

**กลยุทธ์การผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลัง
ของประเทศไทย**

นายวรวิทย์ ศรีสุริยชัย

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาการจัดการมหาบัณฑิต
สาขาวิชาเทคโนโลยีการจัดการ
มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี
ปีการศึกษา 2552

**STRATEGIES FOR ETHANOL PRODUCTION USED AS
ALTERNATIVE ENERGY FROM CASSAVA IN
THAILAND**

Worawit Srisuriyachai

**A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Management Technology
Suranaree University of Technology
Academic Year 2009**

กลยุทธ์การผลิตอุปกรณ์เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทย

มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษา
ตามหลักสูตรปริญญามหาบัณฑิต

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

(ผศ. ดร. วีรชัย อาจหาญ)

ประธานกรรมการ

(รศ. ดร. ขวัญกมล ดอนขาว)

กรรมการ (อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์)

(ผศ. ดร. อภิชาติ บุญทาวัน)

กรรมการ

(รศ. ดร. คณิต ไบมุกด์)

กรรมการ

(ศ. ดร. ชุกิจ ลิมปีจันวงศ์)

รองอธิการบดีฝ่ายวิชาการ

(อ. ดร. พีรศักดิ์ สิริโยธิน)

คณบดีสำนักวิทยาเทคโนโลยีสังคม

วรวิทย์ ศรีสุริยชัย : กลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลัง
ของประเทศไทย (STRATEGIES FOR ETHANOL PRODUCTION USED AS
ALTERNATIVE ENERGY FROM CASSAVA IN THAILAND)

อาจารย์ที่ปรึกษา : รองศาสตราจารย์ ดร. ขวัญกมล ดอนขوا, 204 หน้า.

กลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทย มีวัตถุประสงค์ 1) เพื่อศึกษาสถานการณ์การผลิตและการตลาดของอุตสาหกรรมผลิตเอทานอล เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนในปัจจุบันและแนวโน้มในอนาคต 2) เพื่อศึกษาความสามารถในการผลิตเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนของอุตสาหกรรมผลิตเอทานอลภายในประเทศ 3) เพื่อสร้างกลยุทธ์ในอุตสาหกรรมผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนตั้งแต่ต้นน้ำจนถึงปลายน้ำ

การศึกษารั้งนี้จะมุ่งศึกษาถึงปัญหาที่เกิดขึ้นในขั้นตอนต่างๆ ในอุตสาหกรรมผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลัง ตั้งแต่ต้นน้ำจนถึงปลายน้ำในเบตภาคตะวันออกเฉียงเหนือ โดยนำข้อมูลทั้งแหล่งข้อมูลปัจจุบันภูมิและทุติยภูมิที่ได้มาใช้ในการวิเคราะห์ ปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ด้วยการวิเคราะห์จุดอ่อนจุดแข็ง โอกาส และอุปสรรค (SWOT) และวิเคราะห์อัตราส่วนทางการเงินของธุรกิจผลิตเอทานอล เพื่อนำข้อมูลมาวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินที่กำลังการผลิตขนาด 30,000 50,000 และ 100,000 ลิตรต่อวัน และนำข้อมูลที่ได้มา กำหนดกลยุทธ์ทางเลือกโดยใช้ TOWS Matrix สำหรับสร้างกลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนกรณีการใช้แก๊สโซเชล E85

ผลการศึกษาสถานการณ์การผลิตและการตลาดของอุตสาหกรรมผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังพบว่ามันสำปะหลังสามารถตอบสนองต่อการผลิตเอทานอลได้เพียง 5.56 ล้านลิตรต่อวัน ซึ่งมีปริมาณต่ำกว่าปริมาณความต้องการของโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังที่ได้ขออนุญาตก่อสร้างไว้ซึ่งมีกำลังการผลิตรวมกันอยู่ที่ 8.59 ล้านลิตรต่อวัน ปัจจุบันโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังยังมีน้อยเนื่องจากประสบกับปัญหาด้านราคาขายเอทานอลไม่สูงท่อนตันทุนที่แท้จริง ปริมาณการใช้เอทานอลยังต่ำกว่าความสามารถในการผลิตของโรงงานซึ่งกำลังการผลิตเฉลี่ยปี พ.ศ. 2551 อยู่ที่ 0.84 ล้านลิตรต่อวัน จากกำลังการผลิตจริงของโรงงาน 1.575 ล้านลิตรต่อวัน การศึกษาความสามารถในการผลิตเอทานอลด้านการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินโดยแยกตามกำลังการผลิต โดยพิจารณาจากมูลค่าปัจจุบันสุทธิของโครงการ (NPV) อัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) อัตราผลประโยชน์ต่อทุน (B/C) และระยะเวลาคืนทุน พบว่าข้อมูลที่ได้จากการคำนวณทั้ง 3 ขนาด (30,000 50,000 และ 100,000 ลิตรต่อวัน) คุ้มค่าต่อการลงทุน และเมื่อมีการวิเคราะห์ความอ่อนไหวกรณีที่ราคามันสำปะหลังเปลี่ยนแปลงไปเมื่อกำหนดราคาเอทานอลคงที่

และการณีที่ราคาเอทานอลเปลี่ยนแปลงไปเมื่อกำหนดให้ราคามันสำปะ หลังคงที่ พนบว่ากำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวันมีความคุ้มค่าในการลงทุนสูงสุด ส่วนกรณีที่ต้นทุนและรายได้เปลี่ยนแปลงไป พนบว่าที่รายได้ลดลง 5% และต้นทุนสินค้าเพิ่มขึ้น 5% ทุกกำลังการผลิตมีความคุ้มค่าในการลงทุน ด้านการวิเคราะห์กลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังกรณีการใช้แก๊สโซเชล E85 พนบว่าควรจะอยู่ในช่องที่ 1 ของตาราง GE Model คือใช้กลยุทธ์เดินโดยขยายตัวในแนวตั้ง สำหรับกลยุทธ์การเดินโดยตั้งตัวองค์กรของ การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังกรณีที่ใช้แก๊สโซเชล E85 คือ กลยุทธ์เดิน โดยในแนวตั้ง (Vertical Integration) โดยการสร้างความสัมพันธ์ให้เกิดขึ้นตั้งแต่ต้นน้ำไปจนถึงปลายน้ำ ทั้งนี้ภาครัฐต้องให้การสนับสนุนอย่างจริงจังเพื่อให้ภาคเอกชนมีการเพิ่มจำนวนสถานีบริการน้ำมันที่จำหน่าย E85 และการเพิ่มจำนวนรถยนต์ที่ใช้เชื้อเพลิงแก๊สโซเชล E85 นอกจากนี้ยังจูงใจให้ผู้บริโภคหันมาใช้ E85 เพิ่มขึ้น

WORAWIT SRISURIYACHAI : STRATEGIES FOR ETHANOL PRODUCTION USED AS ALTERNATIVE ENERGY FROM CASSAVA IN THAILAND. THESIS ADVISOR : ASSOC. PROF. KWUNKAMOL DONKWA, Ph.D., 204 PP.

CASSAVA/ ETHANOL PRODUCTION/ STRATEGIES

This research on Strategies for Ethanol Production Use As Alternative Energy From Cassava in Thailand aimed to 1) investigate current production and marketing situations of ethanol production industry for alternative energy and trends in the future; 2) study the capability of industry in producing ethanol as alternative energy for use in the country; and 3) build up strategies for industry to produce ethanol as alternative energy upstream and downstream.

The main focus of this study was on the problems that occurred during various steps of industry in producing ethanol as alternative energy from cassava upstream and downstream in the northeast of Thailand. Primary and secondary data were collected and subject to SWOT analysis and the financial ratio analysis of ethanol production business in order to conduct the financial feasibility study at 30,000, 50,000, and 100,000 liters per day; and apply the results of study for determining alternative strategies using TOWS Matrix for building up strategies to produce ethanol in the case of E85 gasohol.

The results of this study revealed that cassava had the potential to respond to only 5.56 million liters of ethanol production per day, which was lower than the demand quantity of the plants permitted for construction to produce ethanol from cassava, with the combined production power of 8.59 million liters per day.

At present, there are only a few ethanol production plants due to selling prices of ethanol that do not reflect the real capital investment. Therefore, the quantity of ethanol use is lower than the capability of the plants with the average production power in 2008 at 0.84 million liters per day from the actual production power of the plant at 1.575 million liters per day. The feasibility study of ethanol production capability based on the analysis of financial feasibility and classified by production power. Considering NPV, IRR, B/C, and capital return duration, it was found from the data gained from calculating three production sizes (30,000, 50, 000, and 100,000 liters per day) that it was cost effective. When sensitivity analysis was done in case cassava prices changed when ethanol prices were fixed, and in case ethanol prices changed when cassava prices were fixed, it was found that the production power at 100,000 liters per day had the highest cost effectiveness. However, in case of the investment capital and the revenues change, it was found that although the revenues decreased by 5% and the investment capital increased by 5%, each and every production power was cost effective in the investment. The analysis of strategies for ethanol production use as alternative energy from cassava in the case of E85 gasohol suggested that it should be in the first column of the GE Model, that is, use strategies to grow vertically. As for strategies to grow at an organizational level, of the ethanol production from cassava in case of E85 gasohol, it should be vertically integrated by creating relationships from upstream to downstream. Thus, the public sector or government must actively support the private sector to increase E85 gasohol stations and cars that use E85 gasohol; and must motivate consumers to use more E85 gasohol.

School of Management Technology

Student's Signature_____

Academic Year 2009

Advisor's Signature_____

กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้สำเร็จสมบูรณ์ได้ เนื่องจากได้รับความอนุเคราะห์จากอาจารย์ และบุคคลต่างๆ ที่มีส่วนเกี่ยวข้องทั้งที่ได้ให้คำปรึกษาแนะนำ เสนอแนะข้อคิดเห็นและแนวทางต่างๆ ที่เป็นประโยชน์ ผู้วิจัยจึงขอขอบพระคุณดังต่อไปนี้

รองศาสตราจารย์ ดร. วัชญกุมล ดอนขوا อารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ที่ได้ให้ความกรุณาให้คำปรึกษา แนะนำ และช่วยเหลือตั้งแต่เริ่มศึกษาหาข้อมูลจนสามารถดำเนินการจัดทำวิทยานิพนธ์ ฉบับนี้เสร็จสมบูรณ์

ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.วีรชัย อาจหาญ ประธานกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.อภิชาติ บุญทาวัน และรองศาสตราจารย์ ดร.กมิติ ไชยมุกต์ ที่ได้ให้คำแนะนำ และข้อคิดเห็นที่เป็นประโยชน์ ตลอดจนช่วยตรวจสอบแก้ไขข้อพกพร่องในการทำวิทยานิพนธ์

กรรมการผู้จัดการและผู้จัดการโรงงานอ่อนล้าในจังหวัดขอนแก่นที่ให้ข้อมูลที่เป็นประโยชน์ในการทำวิทยานิพนธ์ และ คุณเพ็ญศรี จารุกำเนิดกุนก กรรมการหอการค้าจังหวัดนครราชสีมา ซึ่งเป็นผู้ประสานและนำเข้าสู่การเก็บข้อมูลซึ่งเป็นข้อเท็จจริง

สุดท้ายนี้ขอกราบขอบพระคุณบิดาและมารดา ที่ได้ให้การอบรมเลี้ยงดู และส่งเสริมด้านการศึกษาตลอดมาเป็นอย่างดี

ดร.วิทย์ ศรีสุริยชัย

สารบัญ

หน้า

บทคัดย่อ (ภาษาไทย)	ก
บทคัดย่อ (ภาษาอังกฤษ)	ก
กิตติกรรมประกาศ	จ
สารบัญ	ฉ
สารบัญตาราง	ฉ
สารบัญภาพ	ฉ
บทที่	
1. บทนำ.....	1
1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของปัญหา.....	1
1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย.....	11
1.3 ขอบเขตของการวิจัย.....	11
1.4 กรอบแนวคิดในการวิจัย.....	12
1.5 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	12
1.6 คำอธิบายศัพท์.....	13
2. แนวคิด ทฤษฎี และงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	15
2.1 การผลิตเอกสารองค์ความรู้สำປะหลัง.....	15
2.1.1 การเตรียมวัสดุดิบ.....	15
2.1.2 การย่อยแบ่งให้เป็นน้ำๆาล.....	17
2.1.3 การหักออกanol.....	18
2.1.4 การกลิ้น.....	18
2.1.5 การแยกน้ำ.....	19
2.2 กรอบแนวคิดและทฤษฎีที่เกี่ยวข้อง.....	24
2.2.1 ทฤษฎีทางการเงิน.....	24
2.2.2 ทฤษฎีหลักเกณฑ์ในการประเมินโครงการ.....	25
2.2.3 ทฤษฎีการจัดการเชิงกลยุทธ์.....	28

สารบัญ (ต่อ)

หน้า	
2.3 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	31
3. วิธีดำเนินการวิจัย.....	44
3.1 ข้อมูลที่ต้องการ.....	44
3.2 การเก็บรวบรวมข้อมูล.....	45
3.3 ข้อมูลที่ใช้ในการศึกษาความเป็นไปได้ของโครงการผลิตเชื้อเพลิง.....	46
3.4 วิธีการวิเคราะห์.....	47
4. การวิเคราะห์ข้อมูล.....	50
4.1 การวิเคราะห์ปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้น.....	50
4.2 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางด้านการเงิน.....	81
4.3 กลยุทธ์การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนกรณีการใช้แก๊สโซฮอล์ E85.....	102
4.4 การอธิบายผล.....	127
4.4.1 อภิปรายผลการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางด้านการเงิน.....	127
4.4.2 กลยุทธ์การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนกรณีการใช้แก๊สโซฮอล์ E85.....	128
5. สรุปผลการวิจัย และข้อเสนอแนะ.....	130
5.1 สรุปผลการวิจัย.....	130
5.2 ข้อเสนอแนะ.....	134
รายการอ้างอิง.....	137
ภาคผนวก.....	142
ภาคผนวก ก แบบสัมภาษณ์เพื่อการวิจัย.....	143
ภาคผนวก ข รายละเอียดการวิเคราะห์ข้อมูลความเป็นไปได้.....	150
ภาคผนวก ค รายละเอียดการวิเคราะห์สภาพแวดล้อม.....	195
ประวัติผู้เขียน.....	202

สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
1.1 การนำข้ามันคืนของประเทศไทยในช่วงปี พ.ศ. 2546-2550.....	2
1.2 แนวโน้มราคาเอทานอล.....	3
1.3 ปริมาณการส่งออกเอทานอลไปต่างประเทศของผู้ผลิตเอทานอล.....	4
1.4 เนื้อที่เพาะปลูก เนื้อที่เก็บเกี่ยว ผลผลิต ผลผลิตต่อไร่ และราคากองอ้อยในประเทศไทย โดยจำแนกเป็นรายภาค ในปี พ.ศ. 2548-2551.....	6
1.5 เนื้อที่เพาะปลูก เนื้อที่เก็บเกี่ยว ผลผลิต ผลผลิตต่อไร่ และราคากองมันสำปะหลัง ในประเทศไทยโดยจำแนกเป็นรายภาค ในปี พ.ศ. 2548-2551.....	6
1.6 การประมาณการผลิตและอุปทานเอทานอล.....	7
1.7 การประมาณการอุปสงค์และอุปทานเอทานอลจากกองมันสำปะหลัง.....	7
1.8 ต้นทุนการผลิตเอทานอลในปี พ.ศ. 2550.....	8
1.9 ประมาณความต้องการการก农นาตามและมันสำปะหลังสำหรับผลิตเอทานอล.....	9
1.10 ประมาณการผลผลิตต่อไร่ กรณีพื้นที่เพาะปลูกคงที่.....	10
4.1 ข้อมูลการสำรวจสถานภาพการเพาะปลูกมันสำปะหลังของเกษตรกร.....	53
4.2 แผนการเพิ่มประสิทธิภาพการผลิตมันสำปะหลังตามยุทธศาสตร์.....	55
4.3 พื้นที่เร่งรัด 1.2 ล้านไร่ ในปีการเพาะปลูก พ.ศ. 2549/2550.....	55
4.4 พื้นที่เร่งรัด 1.2 ล้านไร่ ในปีการเพาะปลูก พ.ศ. 2549/2550 (พื้นที่เร่งรัด 2).....	56
4.5 การประมาณการผลผลิตมันสำปะหลังและการนำไปใช้ประโยชน์ในอุตสาหกรรมต่างๆ ในปีพ.ศ. 2550 - 2560.....	58
4.6 สรุปตัวอย่างเทคโนโลยีการผลิตเอทานอลตามมันสำปะหลังในประเทศไทย.....	60
4.7 การนำเอทานอลและผลผลิตไปใช้ประโยชน์.....	62
4.8 การวิเคราะห์การลงทุน (Investment Analysis) ของโรงงานผลิตเอทานอลจากกองมันสำปะหลังที่มีการจัดการผลผลิตอย่างดีในรูปแบบต่างๆ	63

สารบัญตาราง (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
4.9 ผู้ประกอบการที่ได้รับอนุญาตก่อสร้าง โรงงานผลิตอุปกรณ์เพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิง.....	65
4.10 โรงงานเปิดดำเนินการผลิตอุปกรณ์เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน.....	68
4.11 โรงงานผลิตอุปกรณ์เพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิงที่อยู่ระหว่างการก่อสร้าง.....	69
4.12 ปริมาณการผลิตอุปกรณ์รายเดือน ปี พ.ศ. 2549 - 2551.....	72
4.13 รายชื่อรหุนต์รุ่นที่สามารถใช้น้ำมันแก๊สโซเชล E85.....	73
4.14 อัตราการปรับเพิ่มอัตราภาษีสรรพสามิตน้ำมัน.....	77
4.15 Road Map การส่งเสริมการใช้แก๊สโซเชล.....	78
4.16 ปริมาณการส่งออกอุปกรณ์.....	79
4.17 ค่าใช้จ่ายในการลงทุนของ โรงงานผลิตอุปกรณ์สำปะหลัง โดยแยกตามกำลังการผลิต.....	83
4.18 ปริมาณค่าใช้จ่ายในการจัดหาหัวมันสำปะหลังสดที่ใช้ในการผลิต เอทanol ต่อปี แยกตามกำลังการผลิต.....	83
4.19 ต้นทุนสารเคมีและน้ำย่อยของการผลิตอุปกรณ์ ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเนื้นจากการผลิตแบบ SSF.....	84
4.20 ค่าใช้จ่ายสารเคมีและน้ำย่อยที่ใช้ในการผลิตอุปกรณ์ แยกตามกำลังการผลิต.....	84
4.21 ค่าใช้จ่ายด้านพลังงาน ไอน้ำที่ใช้ในการผลิตอุปกรณ์ ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเนื้นจากการผลิตแบบ SSF.....	85
4.22 ค่าใช้จ่ายพลังงาน ไอน้ำที่ใช้ในการผลิตอุปกรณ์ แยกตามกำลังการผลิต.....	85
4.23 ค่าใช้จ่ายด้านพลังงาน ไฟฟ้าที่ใช้ในการผลิตอุปกรณ์ ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเนื้นแบบ SSF.....	86
4.24 ค่าใช้จ่ายพลังงาน ไฟฟ้าที่ใช้ในการผลิตอุปกรณ์ แยกตามกำลังการผลิต.....	86
4.25 ค่าภาระ อากาศ แยกตามกำลังการผลิต.....	86
4.26 จำนวนพนักงานและค่าจ้างของ โรงงานที่มีกำลังการผลิต 30,000 ลิตรต่อวัน.....	87
4.27 จำนวนพนักงานและค่าจ้างของ โรงงานที่มีกำลังการผลิต 50,000 ลิตรต่อวัน.....	87

สารบัญตาราง (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
4.28 จำนวนพนักงานและค่าใช้จ่ายของโรงงานที่มีกำลังการผลิต 100,000 ลิตรต่อวัน.....	88
4.29 ค่าบำรุงรักษาระถ่องจักรและอุปกรณ์ที่ใช้ในการผลิตเชื้อเพลิง.....	88
4.30 ค่าใช้จ่ายด้านการบริหารที่ใช้ในการผลิตเชื้อเพลิง.....	89
4.31 ค่าใช้จ่ายด้านการประกันภัย ในโครงการผลิตเชื้อเพลิง.....	89
4.32 ปริมาณผลผลิตและผลประโยชน์หลังจากการผลิตเชื้อเพลิง.....	90
4.33 รายได้จากการผลิตเชื้อเพลิง.....	90
4.34 มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตเชื้อเพลิง.....	91
4.35 มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตเชื้อเพลิง.....	92
4.36 มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตเชื้อเพลิง.....	93
4.37 ระยะเวลาคืนทุน (Pay Back Period) ของการผลิตเชื้อเพลิง.....	97
4.38 ราคามันสำปะหลังลดลงสูงสุดที่โครงการผลิตเชื้อเพลิง.....	98
4.39 ราคาน้ำมันสำปะหลังลดลงได้ต่ำสุดกรณีที่ราคามันสำปะหลังลดลง	
อยู่ที่ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม.....	99
4.40 ความอ่อนไหวของโครงการกรณีราคาน้ำมันสำปะหลังลดลง	
มีการเปลี่ยนแปลง.....	100
4.41 โครงการสร้างราคาน้ำมันเชื้อเพลิงหลังปรับเพิ่มอัตราส่วนเชื้อเพลิงของทุนน้ำมันฯ.....	101
4.42 การเปรียบเทียบราคาน้ำมันแก๊สโซฮอล์ E85 เปรียบเทียบกับน้ำมันเชื้อเพลิง	
ชนิดต่างๆ.....	101
4.43 วิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอก.....	103

สารบัญตาราง (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
4.44 การวิเคราะห์ Five Forces Model ที่ส่งผลกระทบต่อการใช้น้ำมันแก๊สโซเชล E85.....	105
4.45 ปัจจัยภายนอกอื่นๆ ที่มีต่อการผลิตเอทานอล.....	107
4.46 การวิเคราะห์ปัจจัยภายนอก (EFAS Table).....	108
4.47 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชล E85.....	109
4.48 การสรุปการวิเคราะห์ปัจจัยภายใน ในตาราง Internal Factor Analysis Summary (IFAS) ที่มีผลต่อการใช้แก๊สโซเชล E85.....	112
4.49 สรุปการวิเคราะห์ปัจจัยภายนอกและปัจจัยภายใน ในตาราง SFAS Matrix.....	113
4.50 การกำหนดกลยุทธ์ทางเลือกโดยใช้ TOWS Matrix.....	114
4.51 การวิเคราะห์โดยใช้ General Electric Model (GE Model).....	116
4.52 ตารางวิเคราะห์กลยุทธ์ระดับธุรกิจ.....	117
4.53 แผนปฏิบัติการส่งเสริมการใช้แก๊สโซเชล E85 ครบวงจร ปี พ.ศ. 2551-2561.....	121
5.1 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้และความอ่อนไหวของโครงการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตร 50,000 ลิตร และ 100,000 ลิตร.....	132

สารบัญภาพ

ภาพที่	หน้า
1.1 ภาพแสดงแนวโน้มการเปลี่ยนแปลงราคาเอทานอล.....	3
1.2 ปริมาณการจำหน่ายแก๊สโซชอล์ต่อวัน.....	5
2.1 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังแบบดั้งเดิม.....	16
2.2 ขั้นตอนการเตรียมวัตถุคุณภาพจากหัวมันสดและมันเสื่อม.....	17
2.3 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังแบบ Simultaneous Saccharification and Fermentation (SSF).....	19
2.4 องค์ประกอบพื้นฐานกระบวนการจัดการทางกลยุทธ์.....	28
4.1 ปริมาณการจำหน่ายแก๊สโซชอล์ต่อวัน ปี พ.ศ. 2549, 2550 และ 2551.....	71
4.2 แสดงอุปกรณ์ที่ใช้ปรับแต่งรถยนต์ปกติให้สามารถใช้แก๊สโซชอล์ต E85 ได้ (E85 Flex Fuel Conversion Kit).....	75
4.3 การเปรียบเทียบใน Complete the Following step.....	109
4.4 ดำเนินขั้นในการประเมินโครงการ แผนงาน และแผนอนุรักษ์พลังงานของสำนักนโยบายและแผนพัฒนา.....	125
4.5 การประเมินกลยุทธ์โดยใช้ CIPPI Model.....	126
4.6 แสดงลำดับขั้นในการตัดสินใจภายหลังทำการประเมินเพื่อควบคุมแผนกลยุทธ์ให้เป็นไปตามที่ได้วางเอาไว้.....	127

บทที่ 1

บทนำ

1.1. ความเป็นมาและความสำคัญของปัญหา

ในปี พ.ศ. 2551 ราคาน้ำมันดิบ และน้ำมันสำเร็จรูปที่นำเข้าจากต่างประเทศได้ขึ้นตัวสูงขึ้นอย่างต่อเนื่อง ส่งผลกระทบต่อการค้าและเศรษฐกิจในปัจจุบัน เนื่องจากที่ต้องพึ่งพาการนำเข้าน้ำมันจากพลังงานดังกล่าว ทำให้ประเทศไทยต้องสูญเสียเงินตราออกนอกประเทศเพื่อนำเข้าน้ำมันเชื้อเพลิงหลายล้านบาท โดยการใช้พลังงานของประเทศไทยในปี พ.ศ. 2549 มูลค่าสูงถึงร้อยละ 15.6 ของมูลค่าผลิตภัณฑ์มวลรวมของประเทศไทย (GDP-Gross Domestic Product) แม้ว่าปริมาณการใช้จะลดลงเมื่อเทียบกับปี พ.ศ. 2545 ที่มีการใช้สูงถึงร้อยละ 16.4 ของ GDP ก็ตาม แต่มูลค่าการนำเข้าพลังงานกลับสูงขึ้นตามราคาน้ำมันตลาดโลกที่สูงขึ้นในรอบ 5 ปีที่ผ่านมา โดยในปี พ.ศ. 2549 มูลค่าการนำเข้าพลังงานของประเทศไทยสูงขึ้นเป็นมูลค่า 919,068 ล้านบาท (สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน, อ่อนไลน์, 2550)

จากตารางที่ 1.1 แสดงถึงการนำเข้าน้ำมันดิบของไทยพบว่าตั้งแต่ปี พ.ศ. 2548 เป็นต้นมาการนำเข้าน้ำมันดิบมีแนวโน้มลดลง โดยมีอัตราเปลี่ยนแปลงลดลงร้อยละ 4.9 เมื่อเทียบกับปี พ.ศ. 2547 แต่มูลค่าการนำเข้าน้ำมันดิบกลับเพิ่ม เนื่องจากแนวโน้มราคาน้ำมันที่ปรับตัวสูงขึ้นในปี พ.ศ. 2548 ส่วนในปี พ.ศ. 2550 ปริมาณการนำเข้าน้ำมันดิบมีแนวโน้มลดลงร้อยละ 2.5 เมื่อเทียบกับปี พ.ศ. 2549 มีการใช้พลังงานทดแทนเพิ่มสูงขึ้น มูลค่าการนำเข้าน้ำมันดิบมีค่าลดลงร้อยละ 6.8 เนื่องจากราคาน้ำมันดิบมีแนวโน้มลดลงเล็กน้อยในปี พ.ศ. 2550 (สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน, อ่อนไลน์, 2550) ในอนาคตราคาน้ำมันในตลาดโลกมีแนวโน้มจะสูงขึ้นเรื่อยๆ โดยมูลค่าการนำเข้าน้ำมันดิบที่เพิ่มสูงขึ้นมากถึง 99,607 ล้านบาท ในเดือนพฤษภาคม พ.ศ. 2551 (กรมธุรกิจพลังงาน, อ่อนไลน์, 2551) และราคาน้ำมันดิบในครุฑ์และเวสเทกซ์เฉลี่ยอยู่ที่ระดับ 124.8 และ 130.1 ดอลลาร์สหรัฐต่อบาร์เรล (สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน, อ่อนไลน์, 2550) เนื่องจากราคาน้ำมันดิบที่ปรับตัวเพิ่มสูงมากเป็นประวัติการณ์อยู่ที่ระดับ 142.8 ดอลลาร์สหรัฐต่อบาร์เรล (ราคาน้ำมันดิบเวสเทกซ์ เฉลี่ย ในช่วง 30 มิถุนายน - 6 กรกฎาคม พ.ศ. 2551) ทำให้หลายประเทศหันมาให้ความสำคัญและเร่งพัฒนาพลังงานทดแทนใหม่ ๆ อย่างจริงจัง โดยปัจจุบันได้นำเอามาทดสอบกับน้ำมันเบนซินในระดับต่างๆ ในการลดต้นทุนและยังเป็นปัจจัยสำคัญในการกำหนดราคาเพื่อช่วยในการบรรเทาปัญหาน้ำมันแพง และการขาดแคลนพลังงาน

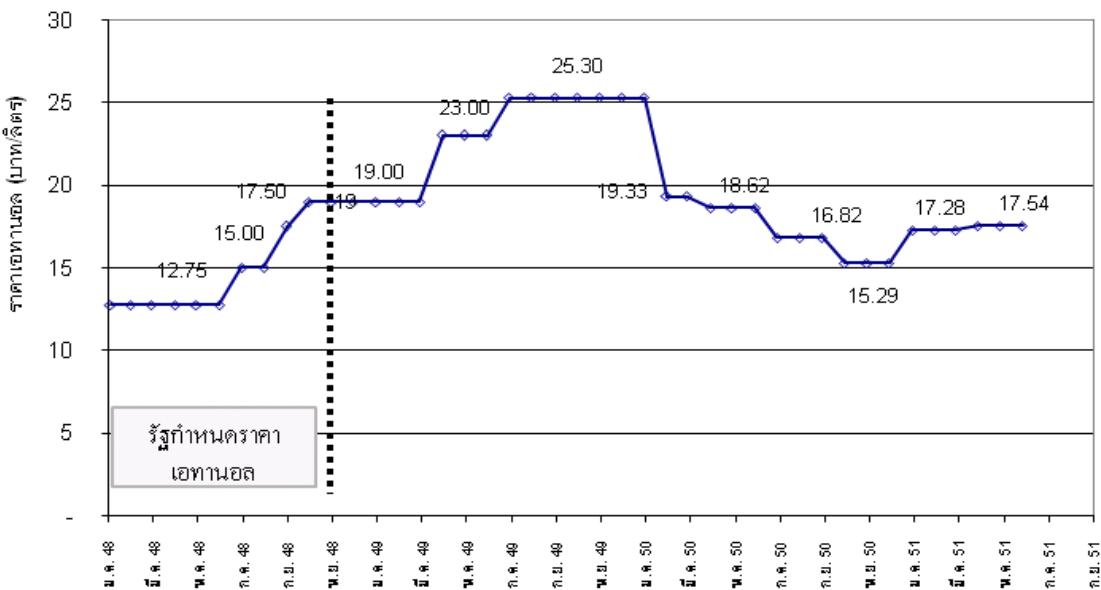
ตารางที่ 1.1 การนำเข้าน้ำมันดิบของประเทศไทยในช่วงปี พ.ศ. 2546 - 2550

ปี พ.ศ. ปริมาณและมูลค่า	2546	2547	2548	2549	2550	อัตราการเปลี่ยนแปลง (%)		
						2548	2549	2550
ปริมาณ (พันบาร์เรล/วัน)	776	870	828	829	808	-4.9	0.2	-2.5
มูลค่า (พันล้านบาท)	346	487	645	754	703	32.5	16.9	-6.8

ที่มา : สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน, www, 2551

ตามแนวพระราชดำริ ในพระบาทสมเด็จพระเจ้าอยู่หัวด้านพลังงานทดแทนอ่อนน้อม
มานานมากกว่า 3 ทศวรรษแล้ว ทรงพระราชทานเงินทุนวิจัย จำนวน 925,500 บาท เพื่อใช้ในการ
ขัดสร้างอาคารและอุปกรณ์ต่างๆ ของโครงการค้นคว้าพลังงานทดแทนในโครงการส่วนพระองค์
สวนจิตรลดา เมื่อปี พ.ศ.2528 โดยมีพระราชดำรัสให้ศึกษาดูน้ำหนักการผลิตเชื้อเพลิงใน
เพาะในอนาคตอาจเกิดภาวะขาดแคลนน้ำมันหรืออ้อยมีราคาตกต่ำ การนำอ้อยมาแปรรูปเป็น
พลังงานทดแทน จะเป็นแนวทางหนึ่งที่ช่วยแก้ปัญหาได้ และมีพระราชดำรัส พระราชทานแก่คณะ
บุคคลที่เข้าเฝ้าฯ ถวายพระราชทานในโอกาสวันเฉลิมพระชนมพรรษา ศาลาดุสิตวิภาวดี สวนจิตรลดา
พระราชวังดุสิต เมื่อวันที่ 4 ธันวาคม พ.ศ. 2543 ซึ่งทรงองค์ทรงเน้นถึงการนำเชื้อเพลิงในร่องรอยต่อไปได้ โดย
ไม่มีผลเสียต่อเครื่องยนต์ และช่วยลดมลพิษทางอากาศด้วย ประเด็นสำคัญคือเชื้อเพลิงในร่องรอยต่อไปได้ โดย
ผลิตได้ในประเทศไทยจากผลผลิตทางการเกษตร ซึ่งเป็นการช่วยเหลือเกษตรกรและยังทำให้เกิด^ก
การหมุนเวียนเงินตราภายในประเทศ

การกำหนดราคาอ Ethan ออนไลน์มีการกำหนดราคาที่ยังไม่มีเสถียรภาพนัก ในช่วงแรกของการกำหนดราคานั้น รัฐบาลเป็นผู้กำหนด ต่อมามีการกำหนดราคาโดยใช้การอ้างอิงสูตรราคา Ethan ออนไลน์ โดยคำนวณจากต้นทุนการผลิต Ethan ลด ส่วนใหญ่ราคา Ethan ออนไลน์สูงขึ้นมากมาอยู่ที่ระดับ 25.30 บาทต่อลิตรในช่วงเดือน กรกฎาคม – พฤษภาคม พ.ศ. 2549 หลังจากนั้นจึงได้มีการกำหนดราคาโดยใช้การอ้างอิงจากราคาตลาดโลก ซึ่งกำหนดมาจากราคา Ethan ออนไลน์ตลาดบริษัทรวมกันค่าขนส่ง, ค่าประกันภัย, ค่าสัญญาเสีย, และค่า Survey ซึ่งปรากฏว่าหลังจากมีการใช้วิธีการกำหนดราคาดังกล่าว ทำให้ราคา Ethan ออนไลน์ลดลงมาอยู่ที่ระดับ 19.33 บาทต่อลิตร แต่การกำหนดราคานี้ก็ยังไม่มีข้อยติกัน เพราะว่าราคาไม่ได้สะท้อนถึงต้นทุนวัสดุคิดที่แท้จริงภายในประเทศที่เพิ่มสูงขึ้น



ภาพที่ 1.1 กราฟแสดงแนวโน้มการเปลี่ยนแปลงราคากerosene

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2551

ตารางที่ 1.2 แนวโน้มราคากerosene

ไตรมาสที่	ปี พ.ศ.				2550				2551			
	1	2	3	4	1	2	3	4	1	2	3	4
ราคากerosene(บาท/ลิตร)	19.33	18.62	16.82	15.29	17.28	17.54	18.01	22.11				

ที่มา: กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2551

ปริมาณการใช้แก๊สโซฮอล์มีปริมาณการใช้ที่เพิ่มขึ้นสูงมากจาก 3.505 ล้านลิตรต่อวันในปี พ.ศ. 2549 มาอยู่ในระดับ 8.316 ล้านลิตร ในเดือนเมษายน พ.ศ. 2551 แต่การใช้ยังมีปริมาณต่ำกว่ากำลังการผลิตภายในประเทศจึงทำให้แต่ละโรงงานทำการผลิตต่ำกว่า ความสามารถในการผลิตของเครื่องจักรที่ติดตั้ง ล่างผลให้ต้นทุนในการดำเนินการในการผลิตของโรงงานสูงกว่าที่ควรจะเป็น ดังนั้นรัฐบาลจึงได้สนับสนุนให้มีการส่งออกกerosene ไปยังต่างประเทศ โดยกระทรวงพลังงานได้มีหนังสือถึงกรมสรรพาณิช เรื่องนโยบายการส่งออกกerosene ไปยังต่างประเทศ ที่ พน 0501 (สพช.)/1542 ลงวันที่ 16 พฤษภาคม พ.ศ. 2550 เพื่อให้กรมสรรพาณิชพิจารณาดำเนินการแก้ไข/ออกประกาศ และระเบียบที่เกี่ยวข้อง เพื่อให้ผู้ประกอบการสามารถส่งออกกerosene ได้อย่างคล่องตัว โดยไม่จำเป็นต้องขอความเห็นชอบจากกระทรวงพลังงานก่อน เพื่อเป็นการขยายตลาดของผู้ผลิตกerosene และเป็นการนำรายได้เข้าสู่ประเทศไทยโดย ณ ช่วงเวลาดังกล่าวมีผู้ผลิตกerosene

เพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิง ได้รับอนุญาตจากกรมสรรพาณิชให้สามารถส่งออกเชื้อเพลิง จำนวน 10 ราย (ขอนแก่นแอลกอฮอล์, เพทโกรрин (ซัยกูมี), น้ำตาลไทยเชื้อเพลิง, เคไอเชื้อเพลิง, ไทยเจ็วันเชื้อเพลิง, ไทยอะโกรเอ็นเนอร์ยี่, เพทโกรрин (กาฬสินธุ์), ไทยแอลกอฮอล์, พรวิไภฯ, และ เอกรัฐพัฒนา)

ตารางที่ 1.3 ปริมาณการส่งออกเชื้อเพลิงไปต่างประเทศของผู้ผลิตเชื้อเพลิง

หน่วย : ล้านลิตร

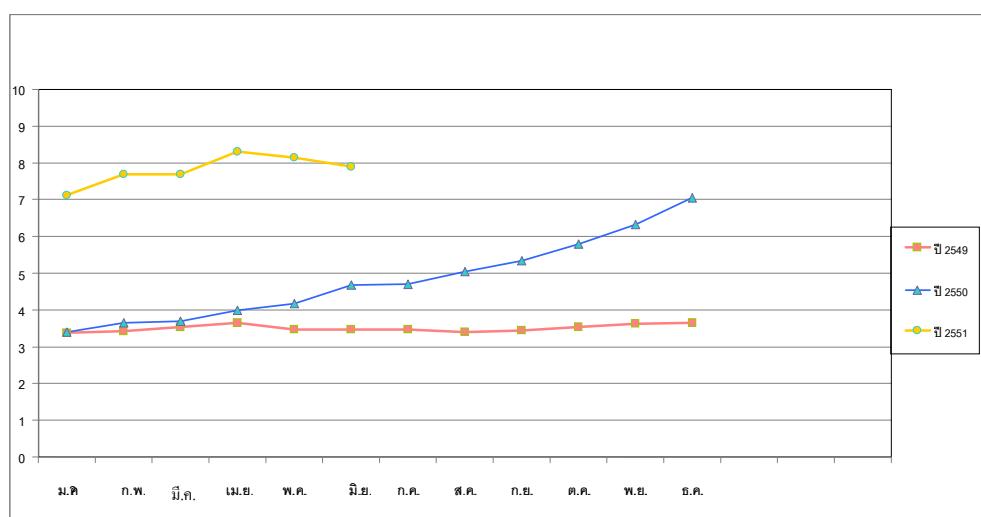
เดือน ปี พ.ศ.	ม.ค.	ก.พ.	มี.ค.	เม.ย.	พ.ค.	มิ.ย.	ก.ค.	ส.ค.	ก.ย.	ต.ค.	พ.ย.	ธ.ค.	รวม
2550	-	-	-	0.35	-	-	0.36	2.5	-	4.6	5.3	1.1	14.3
2551	2.51	7.97	3.87	8.22	3.16	2.57	2.45	0.7					30.69

ที่มา: กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2551

ภาวะทั่วไปของอุตสาหกรรมโรงจานผลิตเชื้อเพลิงคงมีความเสี่ยงที่อาจเกิดจากปัญหาต่างๆ เนื่องจากประเทศไทยยังอยู่ในช่วงเริ่มต้น จึงทำให้ขาดความพร้อมในการจัดการด้านกระบวนการผลิตและจำหน่ายให้สอดคล้องกัน เช่น ปัญหาการขาดแคลนวัตถุดิบที่ใช้ในการผลิต คือ มันสำปะหลัง และยังมีผลทำให้ราคาวัตถุดิบมันสำปะหลังที่ใช้ในการผลิตเพิ่มสูงขึ้น ซึ่งย่อมกระทบต่อต้นทุนในการผลิต ปัญหาการผลิตกับการส่งเสริมให้นำไปใช้งานในปัจจุบันที่ยังไม่สอดคล้องกัน ทำให้บางช่วงมีปริมาณการผลิตเชื้อเพลิงมากเกินความต้องการ ทำให้ทางโรงจานส่งออกไปจำหน่ายยังตลาดในต่างประเทศหรือบางช่วงปริมาณการผลิตไม่เพียงพอ กับความต้องการในประเทศจึงต้องมีการนำเข้าจากต่างประเทศ

ประเทศไทยได้กำหนดเป้าหมายให้มีการใช้เชื้อเพลิง ในรูปน้ำมันแก๊สโซเชล สูตร E10 (มีส่วนผสมของเชื้อเพลิงในน้ำมันเบนซิน ร้อยละ 10) เพื่อทดแทนสาร MTBE (Methyl Tertiary-Butyl Ether) ในน้ำมันเบนซิน 95 วันละ 1 ล้านลิตร เมื่อปี พ.ศ. 2549 และให้มีการใช้เชื้อเพลิง วันละ 3 ล้านลิตร เพื่อทดแทน MTBE ในน้ำมันเบนซิน 95 และทดแทนเนื้อน้ำมันในน้ำมันเบนซิน 91 ภายในปี พ.ศ. 2554 โดยเมื่อวันที่ 12 ธันวาคม พ.ศ. 2549 คณะรัฐมนตรีได้มีมติเห็นชอบแนวทางการเปิดเสรีโรงจานเชื้อเพลิง ทำให้ต่อมาได้มีภาคเอกชนขออนุญาตก่อสร้างโรงจานเชื้อเพลิง แล้ว รวม 47 ราย กำลังผลิตรวมวันละ 12,295,000 ลิตร (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์ พลังงาน, ออนไลน์, 2551) รวมทั้งขณะนี้บริษัทผู้ผลิตน้ำมันแก๊สโซเชลได้เริ่มจำหน่ายน้ำมันแก๊สโซเชลสูตร E20 (มีส่วนผสมของเชื้อเพลิงในน้ำมันเบนซิน ร้อยละ 20) แล้ว ขณะเดียวกันได้มีการผลิต และจำหน่ายรถยกตู้รุนใหม่ของหลายบริษัท เช่น ชอนด้า, โตโยต้า, และฟอร์ด เป็นต้น

ซึ่งสามารถใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์สูตร E20 ได้ปัจจุบันทางภาครัฐได้เริ่มนิยมやすับสนุนให้ภาค เอกชนผลิตรถยนต์ที่สามารถใช้น้ำมันเชื้อเพลิง แก๊สโซชอล์สูตร E85 (มีส่วนประกอบ กีอิ เบนเซน ร้อยละ 15 กับ เอทานอลร้อยละ 85) ซึ่งอยู่ในช่วงกำหนดสิทธิประโยชน์อัตราลดหย่อน ทางด้านภาษี เพื่อจูงใจผู้ผลิตรถยนต์ให้มีการออกแบบเครื่องยนต์ เพื่อรับ E85 ด้วยเหตุถังกล่าว ทำให้เกิดความต้องการเอทานอลเพิ่มขึ้น และนำไปสู่การผลิตเอทานอลในเชิงพาณิชย์ จนเกิดการ แข่งขันทางเทคโนโลยีสำหรับผู้ผลิตแต่ละราย เพื่อให้การผลิตมีประสิทธิภาพสูงสุดหนึ่งกว่า ผู้ผลิตรายอื่นๆ นอกจากนี้ทำให้มีปริมาณเอทานอลที่ผลิตได้นั้นเพิ่มมากขึ้น และยังช่วยให้ดันทุน ในการผลิตลดต่ำลงอีกด้วย



ภาพที่ 1.2 ปริมาณการจำหน่ายแก๊สโซชอล์ต่อวัน (หน่วย : ล้านลิตร)

ที่มา: กรมธุรกิจพลังงาน, www.doe.go.th, 2551

ศักยภาพของการผลิตแก๊สโซชอล์ในประเทศไทย โดยใช้วัตถุคงเหลือในการผลิตเอทานอล ได้แก่ อ้อย และมันสำปะหลัง โดยประเทศไทยมีการปลูกพืชทั้งสองชนิดประมาณ 13.68 ล้านไร่ ส่วนใหญ่อยู่ในภาคกลางและภาคตะวันออกเฉียงเหนือ โดยอ้อยเป็นพืชเศรษฐกิจที่สำคัญชนิดหนึ่ง ของประเทศไทย (จากตารางที่ 1.4) มีพื้นที่เพาะปลูกประมาณ 6.2 ล้านไร่ การผลิตอ้อยในภาค ตะวันออกเฉียงเหนือและภาคตะวันออกมีต้นทุนต่อไร่ต่ำที่สุด ส่วนภูมิภาคใต้เป็นผลผลิตไอล์ฟาก การผลิตน้ำตาล โดยการใช้กากน้ำตาล 1 ตัน จะได้เอทานอล 250 ลิตร ในฤดูกาลปี 2547/2548 ได้ผลผลิตอ้อยรวม 47.82 ล้านตัน ซึ่งสามารถผลิตกากน้ำตาลได้ประมาณ 2.25 ล้านตัน (กรมพัฒนาฯ พลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, ออนไลน์, 2550) ส่วนมันสำปะหลังเป็น พืชเศรษฐกิจที่มีความเหมาะสมในการนำมาผลิตเป็นเอทานอล โดยในปี พ.ศ. 2550 มีเนื้อที่เก็บเกี่ยว ประมาณ 7.48 ล้านไร่ ได้ผลผลิตสูงถึง 3.66 ตันต่อไร่ ผลผลิตรวม 26.4 ล้านตัน แต่ราคามันสำปะหลัง

กลับมีความผันผวน และมีแนวโน้มที่ปรับตัวสูงขึ้น จาก 0.88 บาทต่อกิโลกรัมในปี พ.ศ. 2547 มาเป็น 1.37 บาทต่อกิโลกรัม ในปี พ.ศ. 2548 และเพิ่มขึ้นมากจนอยู่ในระดับ 2.10 บาทต่อกิโลกรัม ในปี พ.ศ. 2551 (จากตารางที่ 1.5)

ตารางที่ 1.4 เนื้อที่เพาะปลูก เนื้อที่เก็บเกี่ยว ผลผลิต ผลผลิตต่อไร่ และราคา ของอ้อยในประเทศไทย โดยจำแนกเป็นรายภาค ในปี พ.ศ. 2548 - 2551

ภาค ปี	เนื้อที่เพาะปลูก (ล้านไร่)			ผลผลิต (ล้านตัน)			ผลผลิตต่อไร่ (ตัน)			ราคา (บาทต่อบาท)			
	2548	2549	2550	2548	2549	2550	2548	2549	2550	2548	2549	2550	2551
รวมทั่วประเทศ	6.67	6.03	6.20	49.5	47.6	59.6	7.43	7.89	9.61	577	688	640	587
ภาคเหนือ	1.80	1.69	1.78	13.4	13.6	16.4	7.45	8.09	9.52				
ภาค ตะวันออกเฉียงเหนือ	2.49	2.08	2.18	18.7	15.6	21.0	7.54	7.52	9.58				
ภาคกลาง	2.37	2.26	2.28	17.3	18.3	21.9	7.30	8.09	9.60				

ที่มา: สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร, www, 2551

ตารางที่ 1.5 เนื้อที่เพาะปลูก เนื้อที่เก็บเกี่ยว ผลผลิต ผลผลิตต่อไร่ และราคา ของมันสำปะหลังในประเทศไทย โดยจำแนกเป็นรายภาค ในปี พ.ศ. 2548-2551

ภาค ปี	เนื้อที่เพาะปลูก (ล้านไร่)			ผลผลิต (ล้านตัน)			ผลผลิตต่อไร่ (ตัน)			ราคา (บาทต่อกิโลกรัม)			
	2548	2549	2550	2548	2549	2550	2548	2549	2550	2548	2549	2550	2551
รวมทั่วประเทศ	6.52	6.93	7.48	16.9	22.5	26.4	2.74	3.37	3.66	1.37	1.21	1.38	1.99
ภาคเหนือ	0.93	0.96	1.09	2.59	3.2	3.82	2.86	3.42	3.61				
ภาค ตะวันออกเฉียงเหนือ	3.49	3.81	4.21	8.71	12.1	14.2	2.67	3.3	3.60				
ภาคกลาง	2.09	2.15	2.25	5.62	7.22	8.30	2.81	3.48	3.67				

ที่มา: สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร, www, 2551

การประมาณการอุปสงค์และอุปทานกาหน้าตามและมันสำปะหลังเพื่อการผลิตเออทานอลพบว่า ปริมาณเออทานอลจากวัตถุคิดส่วนเกินมากกว่ากำลังการผลิตของโรงงานในปี พ.ศ. 2550 สูงถึง 1,009.6 ล้านลิตรต่อปี และจะลดลงมาอยู่ที่ระดับ 280.1 ล้านลิตรต่อปี ในปี พ.ศ. 2551 ส่วนในปี พ.ศ. 2552 จะมีปริมาณวัตถุคิดส่วนเกินไม่เพียงพอ กับกำลังการผลิตเออทานอลจากโรงงานถึง 299.6 ล้านลิตรต่อปี เพราะว่ามีจำนวนโรงงานผลิตเออทานอลเพิ่มขึ้นมาก ดังตารางที่ 1.6 และ 1.7

ตารางที่ 1.6 การประมาณการผลิตและอุปทานเชื้อเพลิง

การผลิตและอุปทานเชื้อเพลิง	ปี พ.ศ.		
	2550	2551	2552
วัตถุดิบส่วนเกิน (ล้านตัน)			
- มันสำปะหลัง	5.6	4.6	3.5
- กาแฟนำตาล	1.5	2.0	2.0
อุปทานเชื้อเพลิงจากวัตถุดิบ	1,394.7	1,374.7	1,151.3
- มันสำปะหลัง (6.5 : 1)	1,000.0	821.4	625.0
- กาแฟนำตาล (3.8 : 1)	394.7	526.3	526.3
กำลังการผลิตเชื้อเพลิงจากโรงงาน	385.1	1,067.3	1,450.9
เชื้อเพลิงจากวัตถุดิบส่วนเกิน	1,009.6	280.1	-299.6

หมายเหตุ : ปี พ.ศ. 2550 มี 8 โรงงาน (กำลังการผลิต 1.05 ล้านลิตร) ปี พ.ศ. 2551 มี 19 โรงงาน (กำลังการผลิต 2.9 ล้านลิตร) ปี พ.ศ. 2552 มี 22 โรงงาน (กำลังการผลิต 4 ล้านลิตร)

ที่มา: โรงงานลักษณ์ ปริชา, ผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์ฟที่มีต่อภาคเกษตรกรรมและคุณภาพชีวภาพ, 2551

ตารางที่ 1.7 การประมาณการอุปสงค์และอุปทานเชื้อเพลิงมันสำปะหลัง

อุปสงค์และอุปทานเชื้อเพลิงมันสำปะหลัง	ปี พ.ศ.		
	2550	2551	2552
1. อุปทานเชื้อเพลิงจากวัตถุดิบ	1,394.7	1,347.7	1,151.3
2. กำลังการผลิตเชื้อเพลิงจากโรงงาน	385.1	1,067.7	3,969.4
3. เชื้อเพลิงจากวัตถุดิบส่วนเกิน (1-2)	1,009.6	280.1	-2,818.1
4. อุปสงค์เชื้อเพลิง			
- ปกติ	176.4	474.5	584.0
- ใช้ E85		4,033.3	4,964.0
- ใช้ E100		4,745.0	5,840.0
5. อุปทานเชื้อเพลิงจากวัตถุดิบส่วนเกิน (1-4)			
- ปกติ	1,218.3	873.2	567.3
- ใช้ E85		-2,685.6	-3,812.7
- ใช้ E100		-3,397.3	-4,688.7

ที่มา: โรงงานลักษณ์ ปริชา, ผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์ฟที่มีต่อภาคเกษตรกรรมและคุณภาพชีวภาพ, 2551

เมื่อพิจารณาอุปทานเอทานอลจากวัตถุดินในการตอบสนองความต้องการในกรณีที่มีการใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์ E85 พบว่าปริมาณวัตถุดินในปัจจุบันยังมีปริมาณที่ไม่เพียงพอต่อการตอบสนองความต้องการ ในกรณีที่ใช้แก๊สโซชอล์ E85 ได้ โดยจากการที่ 7 จะเห็นว่า ปริมาณอุปทานเอทานอลจากวัตถุดินส่วนเกิน ในปี พ.ศ. 2551 และ พ.ศ. 2552 จะมีปริมาณต่ำกว่าความต้องการถึง 2,685.6 และ 3,812.7 ล้านลิตรตามลำดับ ดังนั้นจึงควรามาตรการในการเพิ่มผลผลิตวัตถุดินให้สามารถตอบสนองความต้องการในกรณีมีการใช้แก๊สโซชอล์ E85 ในอนาคต และเมื่อพิจารณาถึงความสามารถของวัตถุดินที่ใช้ในการผลิตเอทานอล จะพบว่าการใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุดินจะมีต้นทุนที่สูงกว่าการใช้กากน้ำตาล โดยจากการศึกษาต้นทุนการผลิตในปี พ.ศ. 2550 ตามตารางที่ 1.8 นั้น เอทานอลที่ผลิตจากกากน้ำตาลมีต้นทุนทั้งหมดเท่ากับ 17.5 บาทต่อลิตร และผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังมีต้นทุนเท่ากับ 18.4 บาทต่อลิตร เพราะว่าการผลิตจากกากน้ำตาลจะเป็นผลผลิตพลอยได้จากการผลิตน้ำตาลจากโรงงานน้ำตาล จึงทำให้การผลิตเอทานอลจากกากน้ำตาลมีต้นทุนที่ต่ำกว่ามันสำปะหลัง แต่การผลิตเอทานอลจากกากน้ำตาลก็มีข้อจำกัดด้านวัตถุดิน กล่าวคือ ปริมาณกากน้ำตาลนั้นจะมีอยู่อย่างจำกัด

ตารางที่ 1.8 ต้นทุนการผลิตเอทานอลในปี พ.ศ. 2550

รายการ	ประเภทวัตถุดิน	กากน้ำตาล	มันสำปะหลัง
น้ำหนักวัตถุดิน (กิโลกรัม)		1,000	1,000
ปริมาณเอทานอลที่ได้ (ลิตร)		260	180
ปริมาณวัตถุดินต่อเอทานอล 1 ลิตร (กิโลกรัม)		3.8	5.6
ราคาเฉลี่ย (บาทต่อกิโลกรัม)		2.4	1.7
ต้นทุนวัตถุดิน (บาทต่อลิตร)		9.1	9.5
ค่าดำเนินการ (บาทต่อลิตร) *		6	7
Margin (บาทต่อลิตร) **		1	1
ต้นทุนผันผวนทั้งหมด (บาทต่อลิตร)		16.1	17.5
ต้นทุนคงที่ (บาทต่อลิตร) ***		1.4	0.9
ต้นทุนทั้งหมด (บาทต่อลิตร)		17.5	18.4

หมายเหตุ : * สำรวจโดย บริษัท และคณะ

** ประมาณการโดยเบรยงและคณะ

*** คำนวณอายุโรงงาน 15 ปี

ที่มา : รายงานลักษณ์ ปริชา, ผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์ที่มีต่อภาคเกษตรกรรมและดุลการค้าไทย, 2551

แต่การประมาณการความต้องการกากน้ำตาลและมันสำปะหลังในอนาคตสำหรับผลิตเอทานอล พบว่าการใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุคุณมีความเป็นไปได้มากกว่า ทึ้งในด้านปริมาณผลผลิตที่สามารถตอบสนองการผลิตในปัจจุบัน และอนาคตได้ โดยจากการประมาณการของกรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน พบว่าในปี พ.ศ. 2553 และ พ.ศ. 2554 อ้อยจะมีปริมาณไม่เพียงพอ กับความต้องการเท่ากับ 0.02 และ 0.21 ล้านตันตามลำดับ ดังแสดงในตารางที่ 1.9 ส่วนมันสำปะหลังยังมีการประมาณการปริมาณส่วนเกิน สำหรับนำไปผลิตเอทานอล ในปี พ.ศ. 2553 และ พ.ศ. 2554 สูงถึง 4.28 และ 5.67 ล้านตันตามลำดับ ดังนั้นมันสำปะหลังจึงเป็นวัตถุคุณที่มีความเหมาะสมและมีศักยภาพอย่างยิ่ง ในการนำมาผลิตเอทานอลเพื่อตอบสนองความต้องการเอทานอลในการนำไปผลิตแก๊สโซเชอร์ E85

ตารางที่ 1.9 ประมาณการความต้องการกากน้ำตาลและมันสำปะหลังสำหรับผลิตเอทานอล

ความต้องการ	ปี พ.ศ.			
	2551	2552	2553	2554
ความต้องการมันสำปะหลัง (ล้านตันต่อปี)				
1. มันสำปะหลังส่วนเกินสามารถนำมาผลิตเอทานอล (หักส่วนออก)	0.92	3.00	5.93	8.22
2. ความต้องการมันสำปะหลังสำหรับผลิตเอทานอล เกิน/(ขาด)	0.54 0.38	0.85 2.15	1.65 4.28	2.55 5.67
ความต้องการกากน้ำตาล (ล้านตันต่อปี)				
1. กากน้ำตาลส่วนเกินที่สามารถนำมาผลิตเอทานอล (หักส่วนออก)	1.87	1.88	1.90	2.18
2. ความต้องการกากน้ำตาล เกิน/(ขาด)	1.48 0.39	1.73 0.15	1.92 (0.02)	2.39 (0.21)

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2551

จากตารางที่ 1.10 แสดงการประมาณการผลผลิตต่อไร่กรณีพื้นที่เพาะปลูกคงที่ เพื่อตอบสนองความต้องการผลิตเอทานอล กรณีความต้องการปกติ สำหรับการใช้ E85 และ E100 พบว่ามันสำปะหลังเป็นพืชที่มีศักยภาพที่จะสามารถเพิ่มผลผลิตเพื่อตอบสนองความต้องการใช้อทานอลเพื่อเป็นพลังงานทดแทนในกรณีต่างๆ ได้ดีกว่าอ้อย เนื่องจากการวิจัยเพื่อเพิ่มผลผลิตต่อไร่ในปัจจุบันของมันสำปะหลังมีความเป็นไปได้ถึง 15.2 ตัน โดยใช้มันสำปะหลังพันธุ์ CMR 46-08-89 ผลผลิตจากแปลงทดลองที่มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี (อัศจรรย์ สุขชั่รังและคณะ, คืน ปุ่ย และการจัดการเพื่อการเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลัง)

ตารางที่ 1.10 ประมาณการผลผลิตต่อไร่ กรณีพื้นที่เพาะปลูกคงที่

ตันต่อไร่

ผลผลิต	ปี พ.ศ.		
	2550	2551	2552
อ้อย			
- ปกติ	9.6	10.9	11.1
- E85		30.6	21.9
- E100		35.9	24.4
มันสำปะหลัง			
- ปกติ	3.7	3.7	3.8
- E85		4.7	4.1
- E100		4.9	6.3

ที่มา : รายงานลักษณ์ ปริชา, ผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซฮอล์ที่มีต่อภาคเกษตรกรรมและคุณภาพการค้าไทย, 2551

ดังนั้นการวิจัยครั้งนี้ จึงมุ่งศึกษาเกี่ยวกับการวางแผนกลยุทธ์การใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุคุณภาพในการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน โดยทำการศึกษาต้นแบบจากบริษัทผลิตเอทานอลแห่งหนึ่ง ที่ใช้มันสำปะหลังสด และมันเส้นเป็นวัตถุคุณภาพที่ใช้ในการผลิต ซึ่งได้เริ่มดำเนินการผลิตเอทานอลเมื่อต้นปี พ.ศ. 2549 มีกำลังผลิต จำนวน 130,000 ลิตรต่อวัน ทำการศึกษาเกี่ยวกับปัญหา และอุปสรรคที่เกิดขึ้น เพื่อให้ข้อมูลที่ได้สอดคล้องและสามารถนำไปประยุกต์ใช้ในการกำหนดกลยุทธ์ในการผลิตรถยนต์ใช้แก๊สโซฮอล์ E85 ได้เหมาะสมกับสถานการณ์ปัจจุบันมากที่สุด

นอกจากนี้ยังมีความจำเป็นอย่างยิ่งที่จะต้องมีการศึกษาเพื่อหาทางวางแผนในการจัดการอุตสาหกรรมผลิตเอทานอล กรณีที่มีการใช้แก๊สโซฮอล์ E85 เป็นพลังงานทดแทน ตั้งแต่ต้นน้ำ คือ ด้านการจัดสรรงบประมาณที่เพาะปลูก, พันธุ์พืชที่เหมาะสม และวิธีการที่จะช่วยเพิ่มปริมาณผลผลิตต่อไร่ ของพืชวัตถุคุณภาพให้เพิ่มขึ้น กลางน้ำ คือ ด้านการหาเทคโนโลยีที่มาใช้ในการผลิตที่มีประสิทธิภาพ และปลายน้ำ คือ การหาตลาดให้กับผลิตภัณฑ์อิฐผลักดันที่มีผลิตได้ เพื่อให้สามารถผลิตตั้งแต่ต้นน้ำจนถึงปลายน้ำเป็นไปอย่างเหมาะสมและสัมพันธ์กัน ตลอดจนตอบสนองการใช้แก๊สโซฮอล์ E85 เป็นพลังงานทดแทนได้ โดยเน้นการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง

1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย

การศึกษากลยุทธ์การผลิตโอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน ได้ทำการกำหนดวัตถุประสงค์ของการศึกษาไว้ดังต่อไปนี้

- เพื่อศึกษาสถานการณ์การผลิตและการตลาดของอุตสาหกรรมผลิตอาหารanol เพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทนในปัจจุบัน และแนวโน้มในอนาคต
 - เพื่อศึกษาความสามารถในการผลิตเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทนของอุตสาหกรรมผลิตอาหารanol ภายใต้ภัยคุกคามในประเทศ
 - เพื่อสร้างกลุ่มธุรกิจในอุตสาหกรรมผลิตอาหารanol เพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน ตั้งแต่ต้นน้ำจนถึงปลายน้ำ

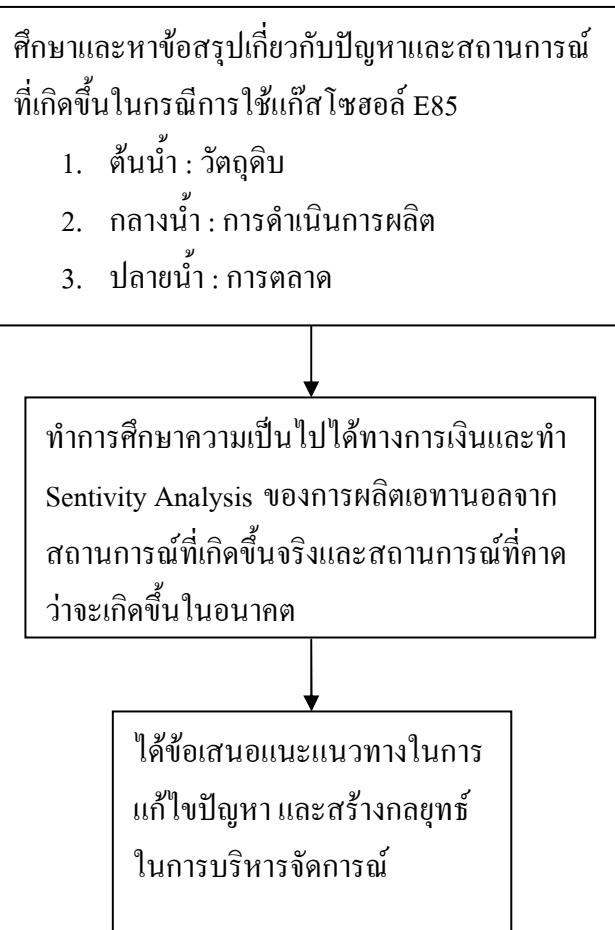
1.3 ขอบเขตของการวิจัย

การวิจัยกลยุทธ์การผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทย ได้กำหนดขอบเขตของงานวิจัยดังต่อไปนี้

1. การศึกษาครั้งนี้จะมุ่งศึกษาถึงปัญหากรณีการใช้แก๊สโซเชล์ E85 ที่เกิดขึ้นในขั้นตอนต่างๆ ในอุตสาหกรรมผลิตเชื้อเพลิง ตั้งแต่ด้านน้ำจันถึงปลายน้ำ ในเขตภาคตะวันออกเฉียงเหนือ
 2. ในการศึกษาครั้งนี้จะศึกษาโดยทำการวิเคราะห์ปัญหาต่างๆ ที่เกิดขึ้นกรณีการใช้แก๊สโซเชล์ E85 ในอุตสาหกรรมผลิตเชื้อเพลิง เพื่อช่วยสร้างกลยุทธ์ในการบริหารจัดการธุรกิจ โดยใช้วัตถุคิดจากหัวมันสำปะหลังสุดและมันเส้น
 3. กำหนดการวิเคราะห์ตามกำลังการผลิตเชื้อเพลิง 3 ขนาด คือ 30,000 50,000 และ 100,000 ลิตรต่อวัน โดยศึกษาเพิ่มเติมด้านความเสี่ยงในราคารองมันสำปะหลัง และราคาน้ำเชื้อเพลิงที่เปลี่ยนแปลงไป (Sensitivity Analysis)

จากขอบเขตดังกล่าวเมื่อได้ผลของการศึกษาแล้ว สามารถนำไปกำหนดเป็นกลยุทธ์ของการผลิตอาหาร全局เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทยได้

1.4 กรอบแนวคิดในการวิจัย



1.5 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

ในการศึกษาวิจัยเรื่องกลยุทธ์การผลิตethanol ของประเทศไทย ให้ใช้แก๊สโซเชล์ E85 เป็นพลังงานทดแทน คาดว่าจะได้ข้อมูลซึ่งเป็นข้อสรุปจากการวิเคราะห์เกี่ยวกับสถานการณ์ต่างๆ ที่เกี่ยวข้องกับการผลิต และการตลาดของอุตสาหกรรม ผลิตethanol รวมถึงขีดความสามารถในการผลิตethanol เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนในปัจจุบัน และอนาคต นอกจากนี้ยังนำเสนอสู่ข้อเสนอแนะแนวทางในการแก้ไขปัญหา เพื่อสร้างกลยุทธ์ในการบริหารจัดการในอุตสาหกรรม ผลิตethanol เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนต่อไป

1.6 คำอธิบายศัพท์

พลังงานทดแทน เป็นพลังงานที่นำมาใช้แทนปิโตรเลียมนำเข้า สามารถแบ่งตามแหล่งที่ได้มาได้ 2 ประเภท ได้แก่ พลังงานทดแทนจากแหล่งที่ใช้แล้วหมดไป และพลังงานหมุนเวียนที่ใช้แล้วสามารถหมุนเวียนมาใช้ได้อีก ประเภทของพลังงานทดแทนเหล่านี้ประกอบด้วย ถ่านหิน, พลังงานไฮโดรเจน, ก๊าซธรรมชาติ, น้ำมันน้ำมัน, พลังงานนิเกลียร์, ก๊าซมีเทนจากเหมืองถ่านหิน-ทราย, น้ำมันเชื้อเพลิงชีวภาพเหลว, ก๊าซชีวภาพ, พลังงานชีวมวลของแข็ง, พลังงานความร้อนใต้พิภพ, พลังงานน้ำ, พลังงานแสงอาทิตย์, พลังงานน้ำขึ้นน้ำลง, พลังงานลม, และพลังงานลม (พิพัฒน์ นนทนาธรัตน์ และคณะ, อ่อนไลน์, 2550)

พลังงานหมุนเวียน เป็นพลังงานที่สามารถนำมาหมุนเวียนใช้ใหม่ได้ไม่ก่อให้เกิดภาวะโลกร้อน เช่น พลังงานแสงอาทิตย์ พลังงานลม พลังงานน้ำ พลังงานชีวมวล ก๊าซชีวภาพ ไฮโดรเจน เป็นต้น (พิพัฒน์ นนทนาธรัตน์ และคณะ, อ่อนไลน์, 2550)

การศึกษาความเป็นไปได้ (Feasibility study) คือ การศึกษาเพื่อต้องการทราบผลที่จะเกิดขึ้นจากการดำเนินการตามโครงการนั้น โดยพิจารณาจากการศึกษาด้านการตลาด วิศวกรรม และการเงินของโครงการเป็นหลัก ทั้งนี้เพื่อช่วยในการตัดสินใจของผู้ที่คิดจะลงทุนในโครงการนั้นๆ (อภิศักดิ์ อุ่มจันสา, อ่อนไลน์, 2549)

มันเสี้้าน (Cassava) คือ หัวมันสำปะหลังที่ผ่านการลับเป็นชิ้นเล็ก ๆ ซึ่งสามารถสับด้วยมือหรือสับด้วยเครื่องจักร แล้วนำไปตากบนลานคอนกรีตจนแห้ง (อภิศักดิ์ อุ่มจันสา, อ่อนไลน์, 2549)

นอกจากนี้กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน (อ่อนไลน์, 2551) ได้ให้คำนิยมศัพท์ที่เกี่ยวข้องกับงานวิจัยเพิ่มเติม ดังต่อไปนี้

น้ำมันแก๊สโซฮอล์ คือ น้ำมันเชื้อเพลิงที่ได้จากการผสมน้ำมันเบนซินพื้นฐานกับแอลกอฮอล์ โดยเรียกชื่อจากคำสมาระห่วง “แก๊สโซลีน” (Gasoline ซึ่งเรียกน้ำมันเบนซินในภาษาอังกฤษ) กับ “แอลกอฮอล์” (Alcohol) และสามารถผสม เอทานอลในสัดส่วนต่างๆ เพื่อใช้กับเครื่องยนต์ที่จุดระเบิดด้วยประกายไฟ (เครื่องยนต์เบนซิน) เช่น E10 E20 E85

เอทานอล หรือ เอทิลแอลกอฮอล์ มีสูตรทางเคมี $\text{CH}_3\text{CH}_2\text{OH}$ เป็นสารเคมีที่มีออกซิเจนเป็นองค์ประกอบ มีคุณสมบัติช่วยเพิ่มค่าออกเทนในน้ำมันเบนซิน ทำให้การเผาไหม้เชื้อเพลิงสมบูรณ์ยิ่งขึ้น โดยทั่วไปผลิตได้จากการนำพืชผลทางการเกษตร เช่น อ้อย มันสำปะหลัง ฯลฯ มาผ่านกระบวนการหมัก

น้ำมันเบนซินพื้นฐาน คือ น้ำมันเบนซินซึ่งเป็นผลิตภัณฑ์ที่ได้จากปิโตรเลียมหรือน้ำมันดิบ สำหรับใช้ผสมกับเอทานอลเพื่อผลิตเป็นน้ำมันแก๊สโซฮอล์

E10 คือ น้ำมันแก๊สโซเชลที่ได้จากการผสมน้ำมันเบนซินพื้นฐานกับเอทานอลอัตราส่วน 90:10 แบ่งออกเป็นสองชนิด คือ น้ำมันแก๊สโซเชล อี 10 ออกเทน 91 และน้ำมันแก๊สโซเชล อี 10 ออกเทน 95

E20 คือ น้ำมันแก๊สโซเชลที่ได้จากการผสมน้ำมันเบนซินพื้นฐานกับเอทานอลอัตราส่วน 80:20 แบ่งออกเป็นสองชนิด คือ น้ำมันแก๊สโซเชล อี 10 ออกเทน 91 และน้ำมันแก๊สโซเชล อี 10 ออกเทน 95

E85 คือ น้ำมันแก๊สโซเชลที่ได้จากการผสมน้ำมันเบนซินพื้นฐานกับเอทานอลอัตราส่วน 85:15 แบ่งออกเป็นสองชนิด คือ น้ำมันแก๊สโซเชล อี 10 ออกเทน 91 และน้ำมันแก๊สโซเชล อี 10 ออกเทน 95

บทที่ 2

แนวคิด ทฤษฎี และงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

การศึกษาวิจัยเรื่องกลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทย ได้ทำการศึกษาและค้นคว้าจากแนวคิด ทฤษฎี และงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง เพื่อใช้เป็นแนวทางในการศึกษา โดยแบ่งข้อมูลที่ศึกษาออกเป็น 3 ส่วนดังนี้

2.1 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง

2.2 กรอบแนวคิด และทฤษฎี

2.3 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

รายละเอียดสรุปได้ตามลำดับดังต่อไปนี้

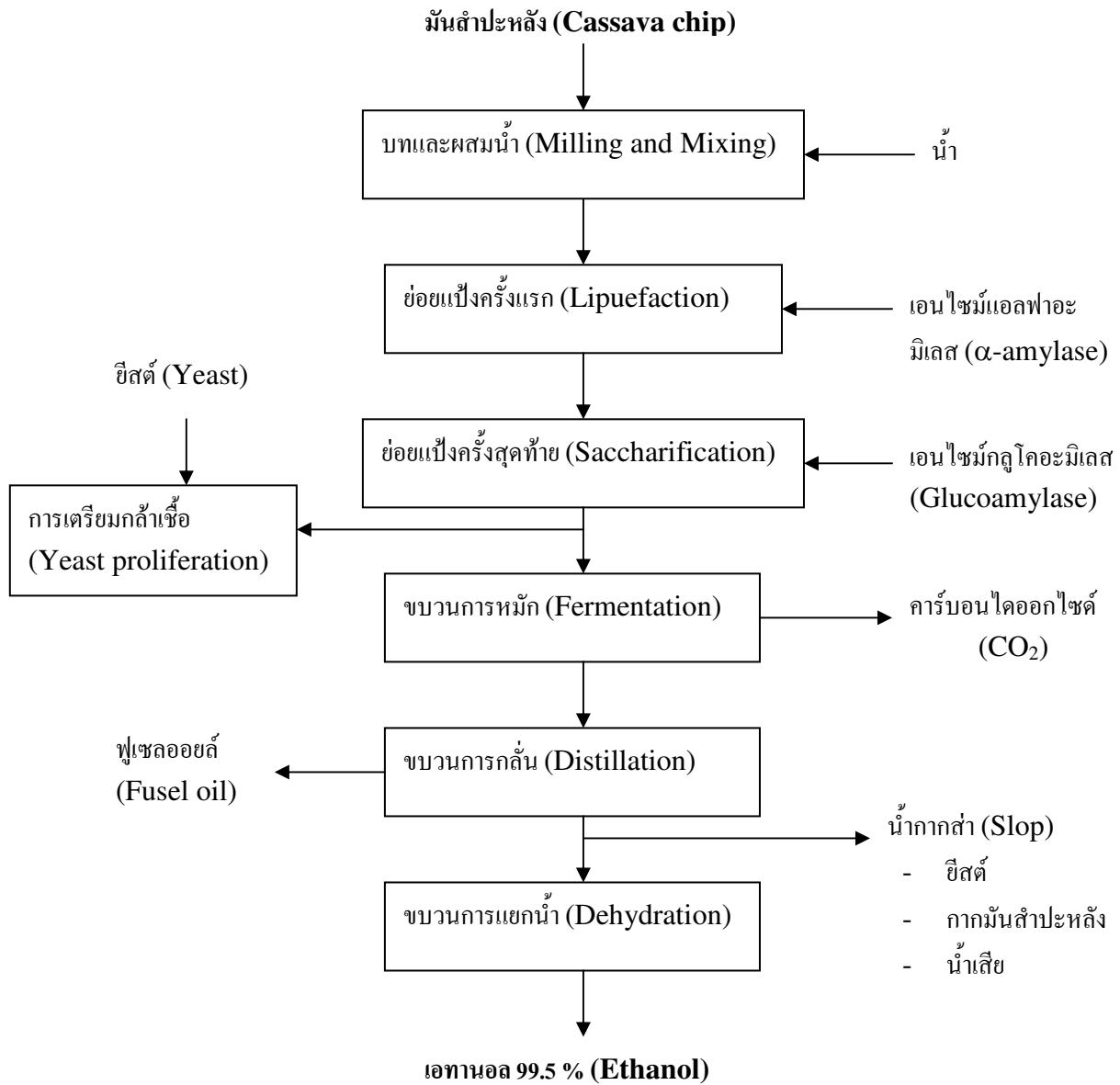
2.1 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง

กล้านรงค์ ศรีรอด, (2550) ได้อธิบายถึงมันสำปะหลังว่าเป็นวัตถุคุณภาพในการผลิตเอทานอลที่ประกอบไปด้วยแป้ง ดังนั้นในการนำมันสำปะหลังมาเป็นวัตถุคุณภาพในการผลิตเอทานอลจะต้องนำมันสำปะหลังมาอย่างเป็นน้ำตาลก่อน แล้วจึงใช้เชื้อสต์เพลี้ยนน้ำตาลให้เป็นเอทานอลโดยขั้นตอนการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง ทั้งที่อยู่ในรูปหัวมันสดและมันเส้นมีขั้นตอนต่างๆ โดยต้องมีการเตรียมวัตถุคุณภาพ (Raw material preparation) การย่อยแป้งให้เป็นน้ำตาล (Liquefaction and Saccharification) การเปลี่ยนน้ำตาลให้เป็นเอทานอล (Fermentation) และการแยกน้ำ (Dehydration) ขั้นตอนการทำงานโดยรวมดังกล่าวสามารถแสดงได้ดังภาพที่ 2.1 ซึ่งมีรายละเอียดของขั้นตอนดังต่อไปนี้

2.1.1 การเตรียมวัตถุคุณภาพ

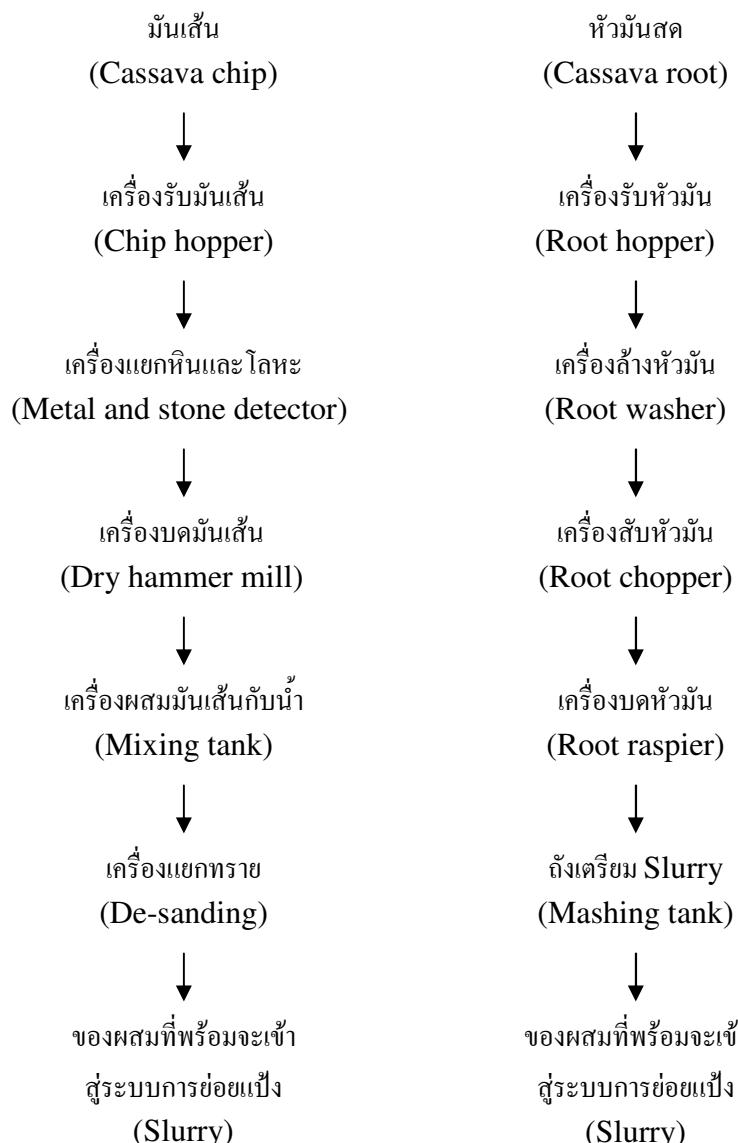
ในขั้นตอนการเตรียมวัตถุคุณภาพจากหัวมันสดและมันเส้นมีขั้นตอนการเตรียมที่แตกต่างกัน ดังแสดงในภาพที่ 2.2 โดยถ้าวัตถุคุณภาพเป็นมันเส้นจะใช้เครื่องแยกโลหะและหินออกจากมันเส้น (Metal and stone detector) ก่อน จากนั้นกีฬานเครื่องบดแห้ง (Dry hammer mill) แล้วทำการผสมกับน้ำ (Mixing) จะได้ของผสมที่เรียกว่า Slurry จากนั้นนำ Slurry ไปผ่านระบบการแยกทราย (De-sanding) ก็จะได้ Slurry ที่พร้อมจะเข้าสู่ระบบการย่อยแป้งต่อไป ส่วนในกรณีของหัวมันสดจะมีความแตกต่างจากขั้นตอนของมันเส้น กล่าวคือหัวมันสดจะเข้าสู่เครื่องรับหัวมัน (Hopper) จากนั้นเข้าเครื่องล้าง (Washer) แล้วเข้าสู่เครื่องสับ (Chopper) ให้มีชิ้นเล็กลง จากนั้นเข้าสู่เครื่องบด

(Raspier) แล้วส่งต่อไปสู่ถังเตรียม Slurry (Mashing tank) จะได้ Slurry ที่พร้อมจะเข้าสู่กระบวนการร่อนต่อไป รายละเอียดตามรูปภาพที่ 2.2



ภาพที่ 2.1 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังแบบดั้งเดิม (Conventional fermentation; CF)

ที่มา : ดัดแปลงจาก เจริญศักดิ์และคณะ (2546)



ภาพที่ 2.2 ขั้นตอนการเตรียมวัตถุดิบจากหัวมันสดและมันเส็น

ที่มา : คัดแปลงจาก เจริญศักดิ์และคณะ (2546)

2.1.2 การย่อยเปลือกให้เป็นน้ำตาล (Liquefaction and Saccharification)

ในขั้นตอนการย่อยเปลือกให้เป็นน้ำตาล จะประกอบด้วย 2 ขั้นตอนคือ การย่อยครั้งแรก (Liquefaction) ด้วยเอนไซม์แอลฟ่าอะมิเลส และการย่อยครั้งสุดท้าย (Saccharification) ด้วย เอนไซม์กลูโคซามิเลส ซึ่งมีรายละเอียดการทำงานดังต่อไปนี้

2.1.2.1 การย่อยครั้งแรก (Liquefaction) ขั้นตอนนี้จะใช้กรด หรือเอนไซม์กลูมแอลฟ่ามิเลส (α -amylase) ย่อยเปลือกที่อุณหภูมิประมาณ 95 - 105 องศาเซลเซียสให้ได้โมเลกุลขนาดเล็กลง และมีความหนืดลดลง ของเหลวที่ได้จะมีค่าสมมูลเด็กโตรส (Dextrose equivalent, DE) อยู่ในช่วง ร้อยละ 10-15 เรียกว่า เด็กซ์ทริน (Dextrin)

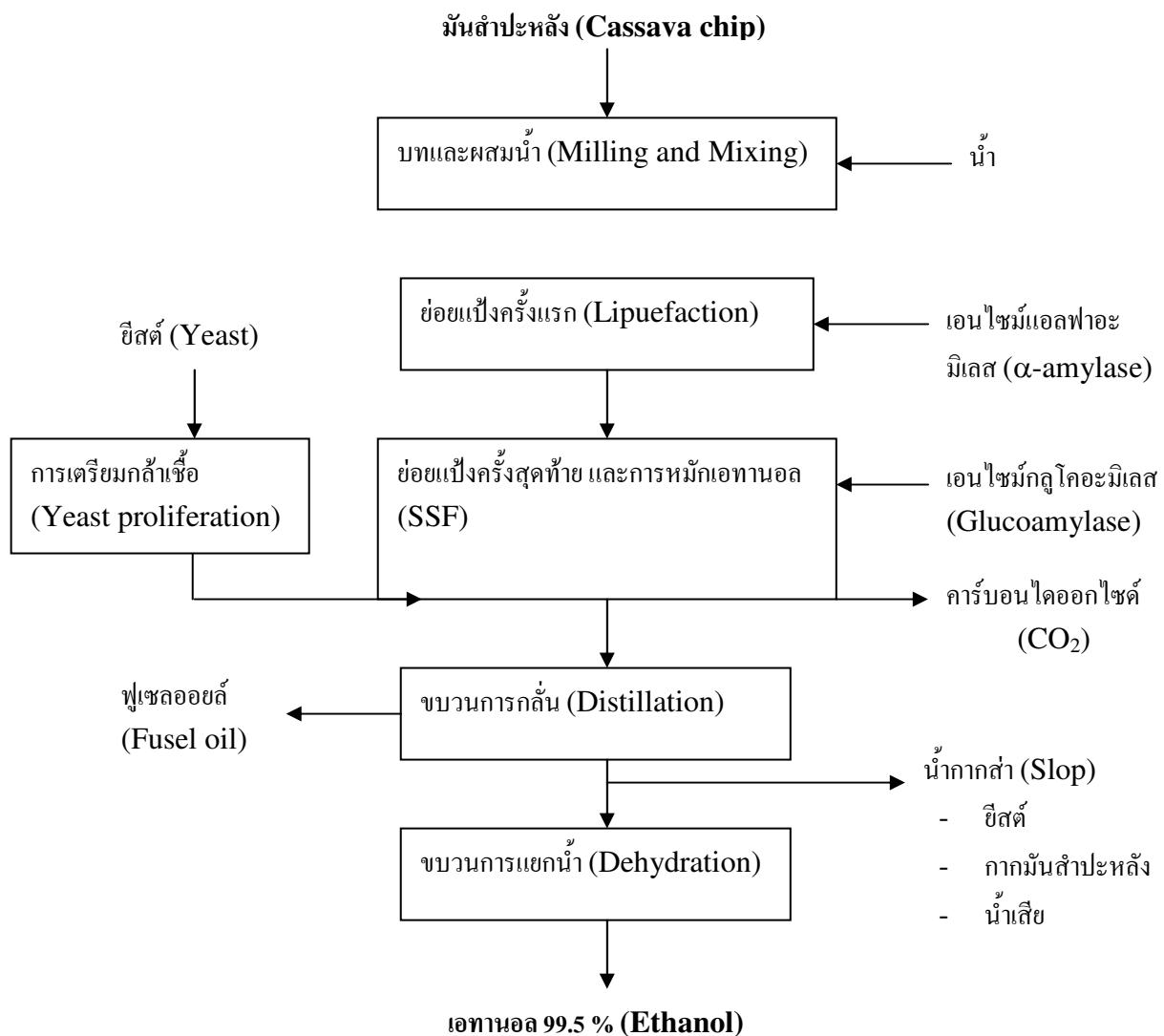
2.1.2.2 การย่อยครั้งสุดท้าย (Saccharification) สารละลายน้ำตาลที่ได้จากการย่อยแป้ง ค่าวีสมมูลเด็กซ์โทรส (Dextrose equivalent, DE) สูง ยิ่งต้องทำงานให้ดี ขั้นตอนนี้จะใช้เอนไซด์กลูโคามิเลส (Glucoamylase) เข้าไปย่อยให้ได้น้ำตาลโมเลกุลเดียว ซึ่งจะใช้เวลาในการย่อยระหว่าง 15-18 ชั่วโมง ที่อุณหภูมิ 60 องศาเซลเซียส เมื่อสิ้นสุดการย่อยจะให้ความร้อนเพื่อหยุดกิจกรรมเอนไซม์และนำเข้าที่อาจปนเปื้อนก่อนที่จะเข้ากระบวนการหมักต่อไป

2.1.3 การหมักເອຫານອດ

หลังจากผ่านกระบวนการย่อยแป้งให้เป็นน้ำตาลแล้ว จึงเข้าสู่กระบวนการหมักເອຫານออด ด้วยเชื้อยีสต์ ซึ่งการผลิตເອຫານออดด้วยวิธีการหมักจากวัตถุเดียว ประเภทแป้งนั้นนอกจากจะต้องผ่านการย่อยให้เป็นน้ำตาลก่อน (ผ่านกระบวนการ Liquefaction และ Saccharification) แล้วค่อยเข้าสู่กระบวนการหมักເອຫານออด เทคนิคการหมักแบบนี้เรียกว่า การหมักแบบดั้งเดิม (Conventional Fermentation; CF) ซึ่งมีกระบวนการผลิตที่สามารถรวมเอาขั้นตอน การย่อยครั้งสุดท้าย (Saccharification) และการหมัก (Fermentation) ทำในขั้นตอนเดียวกันเรียกว่า Simultaneous Saccharification and Fermentation (SSF) ดังแสดงในภาพที่ 2.3 ซึ่งเทคนิคการหมักแบบนี้จะทำให้ประหยัดพลังงาน และเวลา สำหรับรูปแบบการหมักເອຫານออลจากมันสำปะหลังจะเป็นการหมักแบบเบ็ดเสร็จ (Batch fermentation) จะแตกต่างกับการหมักເອຫານออลจากกาแก่น้ำตาลที่ส่วนใหญ่จะใช้การหมักแบบต่อเนื่อง (Continuous fermentation) ในกระบวนการหมักนี้นอกจากจะได้ເອຫານออลแล้ว ยังได้คาร์บอนไดออกไซด์เป็นผลิตผลพolloยได้อีกด้วย

2.1.4 การกลั่น (Distillation)

เป็นกระบวนการทำເອຫານออลให้บริสุทธิ์ร้อยละ 95 โดยการให้ความร้อนแก่น้ำส่างซึ่งมีເອຫານออลเริ่มต้นประมาณร้อยละ 7 - 11 ด้วยไอน้ำ ทำให้ເອຫານออลในน้ำส่างระเหยกลายเป็นไօพร้อม กันนี้จะมีไօน้ำระเหยขึ้นมาพร้อมกับไօເອຫານออลด้วย ซึ่งความเข้มข้นของເອຫານออลในไօจะเข้มข้น กว่าในของเหลว การที่จะกลั่นให้ได้ເອຫານออลที่ความเข้มข้นสูงๆ ได้นั้น ต้องทำให้ເອຫານออลระเหย และความแน่นหลายๆ ครั้ง ซึ่งแต่ละครั้งความเข้มข้นของເອຫານออลภายในหอกลั่นจะสูงขึ้นตามลำดับ ดังนั้นหอกลั่นจึงออกแบบให้มีหลายชั้น โดยในแต่ละชั้นจะ stemmed กับมีการระเหยและความแน่น อย่างละ 1 ครั้ง เมื่อทำหมุนเวียนไปหลายๆ ชั้น จึงทำให้ได้ເອຫານออล ความเข้มข้นสูงขึ้นเรื่อยๆ ได้ แต่ก็ไม่สามารถกลั่นให้ได้ความเข้มข้นถึงร้อยละ 100 เพราะเมื่อกลั่นจนເອຫານออลมีความเข้มข้น ประมาณร้อยละ 96 แล้ว ความเข้มข้นของไօເອຫານออลที่ระเหยออกมากจากของเหลวจะเท่ากับความเข้มข้นของເອຫານออลในของเหลว จึงทำให้ไม่สามารถกลั่นแยกເອຫານออลให้ได้ความเข้มข้นถึงร้อยละ 100 ได้



ภาพที่ 2.3 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังแบบ Simultaneous Saccharification and Fermentation (SSF)

ที่มา : ดัดแปลงจากเจริญศักดิ์ และคณะ (2546)

2.1.5 การแยกน้ำ (Dehydration)

เอทานอลที่ผ่านขั้นตอนการกลั่น จะได้ความเข้มข้นเอทานอลสูงสุด เพียงร้อยละ 95 เท่านั้น แต่เอทานอลที่จะนำไปใช้เป็นเชื้อเพลิงในรถยนต์นั้น ต้องมีความเข้มข้นอย่างน้อยร้อยละ 99.5 โดยวิธีการทำให้ได้เอทานอลที่มีความเข้มข้นร้อยละ 99.5 นั้นจะใช้เครื่องมือที่เรียกว่า Molecular Sieve Dehydrators (MSDH) ซึ่งมีลักษณะการทำงานดังนี้ เม็ดบีด (Bead) ของสารจำพวกเซโลไลท์ (Zeolytes) เช่น โพเทสเซียมอลูมิ-ซิลิกา (Potassium alumi-silicates) จะมีลักษณะกลม และมีรูพรุนอยู่บนผิว โดยรูพรุน (pore) เหล่านี้จะมีขนาด 3 อังสตรอม (Angstroms, 1 อังสตรอม = 10^{-8} เซนติเมตร) ซึ่งไม่เล็กกว่าอนามัยขนาด 2.8 อังสตรอม จะมีความชอบ (Affinity) กับรูพรุน และจะถูกจับเข้าไว้กับ

รูพรุนเหล่านี้ ส่วนอ่อนลodic ของไม้เลกุล 4.4 อั้งสตรอม ไม่มี (Affinity) กับรูพรุนและไม่สามารถเข้าไปในรูพรุนเหล่านี้ได้ ลักษณะการทำงานของ MSDH โดยมีรายละเอียดการทำงานดังต่อไปนี้ เมื่อมีการป้อนไอล (เปียก) ของอ่อนลodic ที่มีน้ำ (Hydrous Ethanol) เข้าไปในเครื่อง Dehydrator ที่บรรจุเม็ดซีโอล (Zeolytes) เหล่านี้อยู่ ไม้เลกุลของน้ำจะถูกดูดซับในเม็ดบีด (Bead) และไอลของอ่อนลodic ที่ถูกดูดซับน้ำออกไปแล้ว (Anhydrous ethanol) ก็จะผ่านออกมายัง Dehydrator ในการดูดซับน้ำของซีโอล (Zeolytes) นั้นจะเป็นปฏิกิริยาความร้อน (Exothermic) กล่าวคือ ทุกๆ 1 ปอนด์ ที่นำถูกดูดซับจะมีการขยายความร้อนออกมาราว 1,800 BTU ปกติซีโอล (Zeolytes) เหล่านี้ดูดซับน้ำไวมากพอแล้วก็จะต้องทำการถ่ายเทน้ำออก (Regeneration) ทั้งนี้ทำได้โดยการผ่านไอลร้อนของก๊าซเชื้อไป เพื่อระเหยน้ำออกมานะ (Bibb Swan, 1999)

สำหรับการใช้ประโยชน์จากอ่อนลodic และผลผลิตได้จากการกระบวนการผลิตอ่อนลodic สถาบันศึกษาและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมการเกษตร มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ ได้ศึกษาการนำของเสียจากอ่อนลodic มาใช้ประโยชน์เพื่อเพิ่มมูลค่า โดยมีกระบวนการดังนี้

2.1.5.1 การใช้ประโยชน์จากอ่อนลodic

1) กรดอะซิติก (Acetic acid)

กรดอะซิติก หรือเรียกอีกชื่อหนึ่งว่า กรดเอทานอยด์ (Ethanoic acid) มีสูตรทางเคมีคือ CH_3COOH เป็นกรดอินทรีย์ (Organic acid) ชนิดหนึ่งที่เป็นส่วนผสมของน้ำส้มสายชูและยังเป็นสารเคมีที่สำคัญในการทำปฏิกิริยาเคมี เพื่อผลิตสารอนุพันธ์ของกรดอะซิติก เช่น ไวนิลอะซิเตท (Vinyl acetate) กรดเทเรฟทาลิก (Terephthalic acid, TPA) อะซิเตอสเทอร์ (Acetate ester) และ อะซิติกไไซไดร์ (Acetic anhydride) รวมถึง เชลลูโลสอะซิเตท (Cellulose acetate) ที่ใช้ในอุตสาหกรรมต่างๆ มากมาย เช่น อุตสาหกรรมเคมี, อุตสาหกรรมพลาสติก, อุตสาหกรรมสิ่งทอ, อุตสาหกรรมอาหาร เป็นต้น กรดอะซิติกสามารถผลิตได้จากการแปรรูปเคมี ได้แก่ วิธีมثانอลการบันนิเกลชั่น (Mathanol carbonylation) ซึ่งเป็นกระบวนการที่นิยมใช้ในระดับอุตสาหกรรม วิธีเอทิลีโนกซิเดชั่น (Ehtylene oxidation) และวิธีอะซิทัลดีไฮด์ออกซิเดชั่น (Acetaldehyde oxidation) และกระบวนการหมักทางชีวภาพ (Fermentation) โดยสองวิธีหลังนี้สามารถใช้อ่อนลodic เป็นสารตั้งต้นได้

สำหรับปริมาณการผลิตกรดอะซิติกในประเทศไทย พ布ว่า ยังมีไม่เพียงพอต่อความต้องการทำให้ประเทศไทยต้องนำเข้ากรดอะซิติกจากต่างประเทศ โดยในปี พ.ศ. 2548 มีปริมาณนำเข้า 90,761 ตัน มีมูลค่าประมาณ 2,500 ล้านบาท โดยกรดอะซิติกจะใช้ในอุตสาหกรรมผลิตกรดเทเรฟทาลิก (TPA) สำหรับใช้ในการผลิตพอลีเอทิลีนเทเรฟทาลेट (Polyethylene terephthalate; PET) ที่ใช้ทำขวดพลาสติก ซึ่งมีความต้องการกรดอะซิติกประมาณ 157,200 ตันต่อปี หรือคิดเป็นร้อยละ 80 ของปริมาณการใช้ทั้งหมด รองลงมาเป็นการใช้ประโยชน์ในอุตสาหกรรมสีและยา เป็นต้น

2) เอทิลอะซิเตท (Ethyl acetate)

เอทิลอะซิเตทหรือเอทิลเอทานอเอต (Ethy ethanoate) หรืออะซิติกเอสเทอร์ (Acetic ester) หรืออะซิติกอีเทอร์ (Acetic ether) มีสูตรทางเคมีคือ $\text{CH}_3\text{COOCH}_2\text{CH}_3$ จัดเป็นสารประกอบอินทรีย์ที่อยู่ในกลุ่มของเอสเทอร์ เอทิลอะซิเตทมีการใช้งานที่หลากหลายทั้งในอุตสาหกรรมอาหารและอุตสาหกรรมที่ไม่ใช้อาหาร ได้แก่ ใช้เป็นสารปัจจุบันแต่งกลิ่นสังเคราะห์ในผลิตภัณฑ์ขนมหวาน ลูกกวาด ไอศครีม และเค้ก รวมถึงใช้สักดาราคาเฟอีนออกจาชากาแฟ ใช้เป็นตัวทำละลายสำหรับย่างไม้ น้ำมัน ไข่มัน และเชลลูลอลบด์ ใช้ในทางการแพทย์ ใช้ในการสังเคราะห์สารอินทรีย์ และผลิตภัณฑ์เครื่องสำอาง ใช้ทำแลคเกอร์, สี, วนิช, สารเคลือบผิว, น้ำยาขัดเงา และใช้ในผลิตภัณฑ์หมึกพิมพ์และน้ำหอม เป็นต้น เอทิลอะซิเตทผลิตได้หลายวิธี แต่ส่วนใหญ่ผลิตโดยใช้ปฏิกิริยาเอสเทอริฟิเคชั่นระหว่างเอทานอลและกรดอะซิติก นอกจาคนี้ยังสามารถผลิตได้จากปฏิกิริยาดีไฮดรเจนেชัน (Dehydrogenation) ของเอทานอล

ในด้านการตลาด พบร่วมประเทศไทยมีผู้ผลิตภายในประเทศเพียงรายเดียว ทำให้ต้องนำเข้าเอทิลอะซิเตทจากต่างประเทศ โดยในปี พ.ศ. 2548 มีการนำเข้าปริมาณกว่า 24,000 ตัน คิดเป็นมูลค่า 950 ล้านบาท โดยมีราคาผลิตภัณฑ์ประมาณ 39 บาทต่อกิโลกรัม

2.1.5.2 การใช้ประโยชน์ผลพลอยได้จากการกระบวนการผลิตเอทานอล

1) คาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2)

ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์จะเกิดขึ้นในระหว่างการหมักน้ำตาลเป็นเอทานอลด้วยเชื้อเยื่อสต์ ซึ่งจะมีปริมาณครึ่งหนึ่งโดยน้ำหนักของน้ำตาลกลูโคสที่ใช้ในการหมัก จากการประมาณกำลังการผลิตเอทานอล 150,000 ลิตร/วัน จะเกิดก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ประมาณ 100 - 200 ตัน/วัน การใช้ประโยชน์ของก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ สามารถใช้ได้ทั้งสถานะที่เป็นก๊าซ (Gas) ของเหลว (Liquid CO_2) และของแข็ง (Solid CO_2) โดยจะใช้มากในอุตสาหกรรมอาหาร เช่น ใช้เป็นสารทำความเย็น และอุตสาหกรรมเครื่องดื่มประเภทที่มีการอัดก๊าซ นอกจากนี้ยังมีการใช้ในอุตสาหกรรมอื่นบ้าง ได้แก่ อุตสาหกรรมเคมี, อุตสาหกรรมการเชื่อมโลหะ, พลาสติก, ยาง, และกสิกรรม ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์สามารถผลิตได้จากหลายกระบวนการด้วยกัน ได้แก่ กระบวนการเผาไหม้ (Combustion) ของเชื้อเพลิงที่มีคาร์บอนเป็นองค์ประกอบ และผลพลอยได้จากการกระบวนการต่างๆ ได้แก่ กระบวนการสังเคราะห์แอมโมเนีย การอบปูนขาว (CaCO_3) ในเตาเผา การผลิตโซเดียมฟอสเฟตจากไนโตรเดียมคาร์บอนเนต (Na_2CO_3) และกระบวนการหมักเอทานอล

2) ฟูเซลอลอลด์ (Fusel oil)

ฟูเซลอลอลด์ หรือที่บางครั้งเรียกว่าฟูเซลแอลกอฮอล์ (Fusel alcohol) ใช้เรียกส่วนผสมของแอลกอฮอล์อื่น ที่มีจุดเดือดสูงกว่าเอทานอล ซึ่งเป็นผลพลอยได้ที่เกิดขึ้นในระหว่าง

กระบวนการกลั่นเอทานอล ฟูเซลออยด์ประกอบด้วยแอลกอฮอล์หลายชนิด ส่วนมากเป็นองค์ประกอบที่มีคาร์บอน 3, 4 หรือ 5 อะตอม ได้แก่ ไอโซเมิลแอลกอฮอล์ (Isoamyl alcohol) และแอคทีฟเอมิลแอลกอฮอล์ (Active amyl alcohol) ซึ่งเป็นองค์ประกอบหลักที่มีมูลค่าสูง นอกจากนี้ยังมีบิวทานอล (Butanol) และโพรพานอล (Propanol) อุปกรณ์ด้วย การใช้ฟูเซลออยด์จะต้องมีการแยกแอลกอฮอล์ออกด้วยวิธีการกลั่น, วิธีทางโคลามาโตกราฟี, หรือวิธีทางเคมี และผ่านกระบวนการทำให้น้ำรีสูทช์ แล้วจึงนำแอลกอฮอล์ที่ได้ไปใช้เป็นตัวทำละลายในอุตสาหกรรมต่างๆ เช่น อุตสาหกรรมจำพวกเรซินและพลาสติก อุตสาหกรรมแล็คเกอร์และหมึกพิมพ์

3) DDGS (Dry distillers grains with solubles)

เป็นผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการรวมกันของการที่เป็นวัตถุคุณตั้งต้น ซึ่งเป็นส่วนของภาคสำราญที่เป็นของแข็ง กับส่วนของของแข็งที่ละลายน้ำได้ในน้ำสำหรับการกลั่นแยกเอทานอล แล้วทำให้แห้ง เพื่อให้มีความชื้นเหลือประมาณร้อยละ 10 ถึง 12 ในประเทศไทยรัฐออมริกาซึ่งมีการใช้ข้าวโพดเป็นวัตถุคุณในการผลิตเอทานอล จะมีการผลิต DDGS ที่ได้จากการนำภาคแห้งที่เป็นของแข็งผสมกับส่วนของของแข็งที่ละลายน้ำได้ เพื่อใช้เลี้ยงสัตว์ โดย DDGS จะเป็นแหล่งของโปรตีนและพลังงานที่สำคัญสำหรับโคนมและโคเนื้อ อีกทั้งเป็นแหล่งไฟเบอร์และฟอสฟอรัสของสัตว์ จำพวกที่ไม่ใช่สัตว์คือยาอ่อง รวมทั้งสัตว์ปีกและสัตว์น้ำ ขั้นตอนการผลิต DDGS จะประกอบด้วยการแยกส่วนที่เป็นของเหลวและของแข็งออกจากกัน (Separation) โดยเครื่องปั่นเหวี่ยง นำส่วนที่เป็นของเหลวที่เหลือหลังจากกลั่นแยกเอทานอลไประเหย เพื่อทำให้เข้มข้นขึ้น (Evaporation) นำไปผสมกับส่วนของของแข็งแล้วทำการแห้ง (Drying) และเย็นตัวลง (Cooling) โดยรูปแบบของผลิตภัณฑ์ที่ผลิตออกจำหน่ายออกสู่ท้องตลาดมีทั้งในรูปของผลแห้ง และในรูปของ DDGS อัดเม็ด DDGS ที่ผลิตจากมันสำปะหลัง จะมีปริมาณโปรตีนประมาณ โปรตีนประมาณร้อยละ 10 โดยน้ำหนักแห้งซึ่งต่ำกว่า DDGS ที่ได้จากข้าวโพด ซึ่งมีโปรตีนประมาณร้อยละ 25 โดยน้ำหนักแห้ง

4) ยีสต์ (Yeast)

ยีสต์ (*Saccharomyces cerevisiae*) ที่แยกได้จากการหมักเป็นแหล่งโภชนาการที่สำคัญ โดยในเซลล์ยีสต์จะประกอบด้วยโปรตีนร้อยละ 40 โดยน้ำหนักแห้ง โปรตีนร้อยละ 34 โดยน้ำหนักแห้ง ในมันร้อยละ 4 โดยน้ำหนักแห้ง และวิตามินบี จึงสามารถใช้เป็นแหล่งโปรตีนทดแทน และอาหารเสริมสำหรับการเจริญเติบโตของทั้งมนุษย์และสัตว์ หรือสกัดแยกเป็นยีสต์สกัด (Yeast extract) และผนังเซลล์ยีสต์ (Yeast cell wall) ยีสต์สกัดสามารถนำมาใช้ประโยชน์สำหรับอาหารสัตว์ โดยจัดเป็นสารเสริมอาหารสัตว์ที่มีคุณภาพสูง สามารถใช้เป็นสารปรุงแต่งกลิ่นในอาหารสัตว์ได้เป็นอย่างดี เนื่องจากมีกลิ่นความคล้ายกลิ่นเนื้อสัตว์ ส่วนผนังเซลล์ยีสต์มีองค์ประกอบของเบต้า 1,3 และ 1,6 กลูแคน ซึ่งมีคุณสมบัติช่วยกระตุ้นระบบภูมิคุ้มกันของร่างกายมนุษย์และสัตว์ สามารถใช้ในการเลี้ยงสัตว์แบบไม่ใช้ยาปฏิชีวนะ เช่น ใช้ในการเลี้ยงกุ้งกุลาดำ เป็นต้น สารสกัดจาก

เซลล์สต์ที่แยกได้จากน้ำกากส่าจากมันสำปะหลัง มีปริมาณกรดอะมิโนส่วนใหญ่ทั้งที่จำเป็นและไม่จำเป็นสูงกว่าสารสกัดจากเซลล์สต์ที่มีข้าวในเชิงพาณิชย์ แต่สารสกัดจากเซลล์สต์ที่แยกได้จากน้ำกากส่าจากกาคน้ำตาล จะมีปริมาณกรดอะมิโนทั้งหมดน้อยกว่ายกเว้นแอกซ์พาร์ติก

5) ก๊าซชีวภาพ (Biogas)

ก๊าซชีวภาพ หมายถึง ก๊าซที่เกิดขึ้นตามธรรมชาติจากการย่อยสลายสารอินทรีย์ โดยจุลินทรีย์โดยจุนทรีย์ภายใต้สภาพที่ปราศจากออกซิเจน ใช้เป็นพลังงานทดแทนซึ่งสามารถผลิตได้จากวัสดุเหลือทิ้งและน้ำเสียจากอุสาหกรรมการเกษตร ก๊าซชีวภาพประกอบด้วยก๊าซหลายชนิด ส่วนใหญ่เป็นก๊าซมีเทน ($\text{Methane}; \text{CH}_4$) ประมาณร้อยละ 50 - 70 และก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) ประมาณร้อยละ 30-50 ส่วนที่เหลือเป็นก๊าซชนิดอื่นๆ เช่น ไฮโดรเจน (H_2), ออกซิเจน (O_2), ไฮโดรเจนซัลไฟด์ (H_2S), ไนโตรเจน (N_2), และ ไอ昂น่า ก๊าซมีเทนบริสุทธิ์ให้ค่าความร้อนประมาณ 35,800 กิโลจูล/ลูกบาศก์เมตร (kJ/m^3) ส่วนก๊าซชีวภาพที่มีสัดส่วนของก๊าซมีเทนร้อยละ 65 ให้ค่าความร้อน 22,400 กิโลจูล/ลูกบาศก์เมตร เนื่องจากก๊าซชีวภาพมีส่วนประกอบหลักเป็นก๊าซมีเทน จึงทำให้มีคุณสมบัติจุดไฟได้ดีและสามารถนำไปใช้เป็นพลังงานทดแทนในรูปค่างๆ ได้ เช่น การเผาเพื่อใช้ประโยชน์จากความร้อนโดยตรง จะได้ประสิทธิภาพเชิงความร้อนสูง จึงสามารถใช้เป็นเชื้อเพลิงสำหรับหม้อต้มน้ำ (Steam boiler) ของโรงงานซึ่งโดยทั่วไปจะใช้น้ำมันเตา เป็นแหล่งพลังงาน ก๊าซชีวภาพปริมาตร 1 ลูกบาศก์เมตร สามารถทดแทนน้ำมันเตาได้ 0.55 ลิตร ซึ่งสามารถมาใช้กับ Boiler เพื่อผลิตไอน้ำสำหรับกลั่นเอทานอลได้ โดยทั่วไปกระบวนการผลิต ก๊าซชีวภาพประกอบด้วย 2 ขั้นตอน คือ ขั้นตอนการย่อยสลายสารอินทรีย์โดยกลุ่มก๊าซชีวภาพ ซึ่งเป็นเทคโนโลยีการหมักแบบไร้อากาศ (Anaerobic treatment technology) สามารถแบ่งตามรูปแบบการเริญของจุลินทรีย์ได้เป็น 3 แบบ คือ กลุ่มจุลินทรีย์ที่แขวนลอยในระบบ (Suspended growth), จุลินทรีย์ที่ขึ้นเคี้ยวตัวกับวัสดุในระบบ (Supported growth), และแบบลูกผสม (Hybrid) ได้แก่ Upflow Anaerobic Sludge Blanket (UASB), Anaerobic Lagoons (AL) และ Upflow Sludge Blanket/Fixed Bed Reactor (USB/FBR)

6) ปุ๋ยอินทรีย์

น้ำกากส่ามีอินทรีย์วัตถุและประกอบด้วย เกลือที่ละลายน้ำได้เป็นจำนวนมาก โดยพบว่าธาตุอาหารที่จำเป็นสำหรับพืช คือ โพแทสเซียม (K) จะพบในปริมาณที่สูงมากที่สุด รองลงมาคือไนโตรเจน (N) และฟอฟอรัส (P) ตามลำดับ โดยมีส่วนประกอบด้วยธาตุอาหารรอง และธาตุอาหารเสริมต่าง ๆ อีกมากมาย ที่สามารถใช้เป็นปุ๋ยได้ ซึ่งสามารถนำไปใช้ได้โดยตรงหรือ

ทำเป็นปุ๋ยน้ำเข้มข้น หรือปุ๋ยแห้ง ทั้งนี้เนื่องจากข้อจำกัดของการขนส่งในกรณีที่ใช้น้ำกากส่าโดยตรง โดยในการทำปุ๋ยน้ำเข้มข้น จะนำน้ำกากส่าที่ได้ผ่านเครื่องต้มระเหย (Evaporator) ทำให้มีความเข้มข้นมากยิ่งขึ้น โดยทั่วไปน้ำกากส่าจะมีความเข้มข้นของของแข็งประมาณร้อยละ 10 - 15 สามารถทำให้เข้มข้นเป็นร้อยละ 30 ได้ แล้วนำไปใช้ในไร่ต่อไป โดยเวลาใช้จะต้องเครื่องนีดพ่นซึ่งอาจใช้แรงคน หรือเป็นเครื่องจักรก็ได้ ในกรณีที่ต้องการทำเป็นปุ๋ยแห้งจะต้องมีการนำของแข็ง เช่น กากหม้อรองของโรงงานน้ำตาลหรือชานอ้อย มาผสมกับน้ำกากส่าที่เข้มข้น

จากการศึกษาระบวนการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังและการใช้ประโยชน์จากเอทานอลและผลพลอยได้จากการผลิตเอทานอลนั้น ทำให้สามารถเข้าใจกระบวนการในการผลิตเอทานอลและเข้าใจถึงปัญหาต่างๆ ที่เกิดขึ้นในช่วงกลางน้ำของกระบวนการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน และยังสามารถอวิเคราะห์ถึงสถานการณ์ที่เกิดขึ้นในอุตสาหกรรมการผลิตเอทานอลได้อย่างถูกต้อง

2.2 ครอบแนวคิดและทฤษฎีที่เกี่ยวข้อง

2.2.1 ทฤษฎีทางการเงิน (Financial Analysis)

David (2003) ได้ศึกษาถึงสถานะทางการเงินที่ได้รับการยอมรับว่าเป็นวิธีการวัดที่ดีที่สุดในการที่จะบอกตำแหน่งการแข่งขันของบริษัท และความน่าสนใจในการทำการตัดสินใจของนักลงทุน การระบุจุดแข็งจุดอ่อนทางการเงินขององค์กรเป็นสิ่งสำคัญ ในการจัดสร้างกลยุทธ์ให้มีประสิทธิภาพ, สภาพคล่อง, ความสามารถในการก่อหนี้, เงินทุนหมุนเวียน, ความสามารถในการทำกำไร, การใช้สินทรัพย์ให้เกิดประโยชน์, กระแสเงินสด, และส่วนของทุนของบริษัท จะสามารถกำหนดกลยุทธ์บางประการ ที่ถือเป็นทางเลือกที่เป็นไปได้ บางครั้งปัจจัยทางการเงินทำให้เกิดการเปลี่ยนแปลงแผนการดำเนินกลยุทธ์ ซึ่งการใช้ทฤษฎีทางการเงินในการศึกษาสถานะของผลการดำเนินงานในโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง ทำให้สามารถอวิเคราะห์ถึงสถานการณ์ของโรงงานผลิตเอทานอลในการดำเนินงานจากด้านกระหั่งถึงปัจจุบัน ซึ่งจะทำให้ทราบถึงสถานการณ์ที่เกิดขึ้นจริงกับโรงงานที่เปิดดำเนินการอยู่ในปัจจุบัน เพื่อใช้ศึกษาถึงปัญหาต่างๆ ที่เกิดขึ้น ในช่วงกลางน้ำของกระบวนการผลิตเอทานอลได้อย่างถูกต้อง ในกรณีศึกษาอัตราส่วนเงินทุนหมุนเวียน, อัตราส่วนเงินทุนหมุนเวียนเร็ว, อัตราส่วนกำไรขั้นต้น, อัตราส่วนกำไรในการดำเนินงาน, การหมุนเวียนสินค้าคงคลัง, การหมุนเวียนของสินทรัพย์ถาวร, และอัตราส่วนกำไรต่อหุ้น อัตราส่วนดังกล่าวนำมาไปวิเคราะห์เบื้องต้น กับธุรกิจการผลิตเอทานอลที่เกิดขึ้นจริง โดยนำงบการเงินจากแบบแสดงรายการข้อมูลการเสนอขายหลักทรัพย์, ออนไลน์, 2550

2.2.2 ຄຸນງິຫລັກເກມທີ່ໃນການປະເມີນໂຄຮກ

ປະສິບທີ່ ຕົງຢືນຄົງ, (2545) ໄດ້ອີນຍາຍດຶງຫລັກກາຮອງການປະເມີນໂຄຮກທາງກາຮເຈີນສຽງໄດ້ດັ່ງນີ້

ກາຣວິເຄຣະໜຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນສູທິ (Net Present Value: NPV)

ນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນສູທິຂອງໂຄຮກ ອື່ອ ນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສພັດຕອນແຫັນສູທິ ມີເຊີ້ມ ກະແສເຈີນສົດຂອງໂຄຮກ ທີ່ຈຶ່ງກຳນວນໄດ້ໂດຍກາຮທຳສ່ວນລັດກະແສພັດຕອນແຫັນສູທິຕົວລອດຂ້າວາຍຂອງໂຄຮກໃຫ້ເປັນນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນ ມີເຊີ້ມ ຂໍຈັດກຳນວນ NPV ຈາກກວາມແຕກຕ່າງຮ່ວມມືນນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສພັດຕອນແຫັນຮ່ວມ ແລະນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສຕິ້ນທຸນຮ່ວມ ທີ່ເປັນສູຕຽນກຳນວນໄດ້ດັ່ງນີ້

$$NPV = \sum_{t=1}^n \frac{B_t - C_t}{(1+r)^t}$$

$$NPV = \sum_{t=1}^n \frac{B_t}{(1+r)^t} - \sum_{t=1}^n \frac{C_t}{(1+r)^t}$$

ໂດຍກຳນົດໄຫ້	B_t	=	ພັດຕອນແຫັນໃນປີທີ່ t
	C_t	=	ຕິ້ນທຸນໃນປີທີ່ t
	r	=	ອັຕຣາສ່ວນລັດທີ່ເໝາະສົມ
	n	=	ຈຳນວນປີທີ່ສິນຂອງໂຄຮກ

ເກມທີ່ໃນການຕັດລືນໄຈ

ໃນກຣລື່ມື່ນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນສູທິມາກກວ່າຫຼືເທົ່າກັນ 0 ($NPV \geq 0$) ມາຍກວາມວ່າ ນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສເຈີນສົດຮັບມາກກວ່ານຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສເຈີນສົດຈ່າຍ ແສດງວ່າ ໂຄຮກນັ້ນ ອື່ນມີຄຸນຄ່າກາຮລົງທຸນ

ໃນກຣລື່ມື່ນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນນີ້ຍກວ່າ 0 ($NPV < 0$) ມາຍກວາມວ່າ ນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສເຈີນສົດນີ້ຍກວ່າຫຼືເທົ່າກັນນຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກະແສເຈີນສົດຈ່າຍ ແສດງວ່າ ໂຄຮກນັ້ນໄມ້ອື່ນມີຄຸນຄ່າກາຮລົງທຸນ

ກາຣວິເຄຣະໜຸລຄ່າປັ້ງຈຸບັນຂອງກາຮລົງທຸນ (Internal Rate of Return : IRR)

ອັຕຣາພັດຕອນແຫັນຈາກກາຮລົງທຸນເປັນຫລັກເກມທີ່ກາຮປະເມີນກວາມຄຸນຄ່າຂອງໂຄຮກ ທີ່ໄດ້ຮັບກວາມນິຍມທີ່ສຸດ ຖ້ົງນີ້ເນື່ອງຈາກແນວຄິດຂອງ IRR ມີກວາມສອດຄລື້ອງກັນອັຕຣາພັດກຳໄຣຂອງໂຄຮກ ດັ່ງນັ້ນຈຶ່ງກຳໄຫ້ເຂົ້າໃຈຈ່າຍອີກທີ່ໄມ້ຕ້ອງມີກາຮກຳນົດອັຕຣາສ່ວນລັດໄວ້ກ່ອນ ດັ່ງເຊັ່ນ NPV ແລະ B/C

อัตราผลตอบแทนของโครงการอาจนิยามได้ว่า คือ อัตราส่วนลดที่ทำให้ NPV มีค่า เท่ากับ 0 ดังนั้น IRR จึงได้แก่อัตราส่วนลดหรือ r ที่ทำให้ NPV มีค่าเท่ากับ 0

$$NPV = \sum_{t=1}^n \frac{B_t - C_t}{(1+r)^t} = 0$$

เกณฑ์ในการตัดสินใจ

โดยที่ IRR คือ อัตราส่วนลดภายในของโครงการ การคำนวณหาค่า IRR หรือไม่ขึ้นอยู่กับการเลือกอัตราส่วนลดไว้ก่อน หากเป็นแต่อัตราส่วนลดที่ทำให้โครงการมีความคุ้มทุน นั้นคือจะเป็นอัตราดอกเบี้ยสูงที่สุดที่โครงการสามารถจ่ายให้กับทรัพยากรที่ใช้ เกณฑ์ในการตัดสินใจ ให้นำอัตราผลตอบแทนจากการลงทุนที่คำนวณได้ ไปเปรียบเทียบกับอัตราดอกเบี้ยที่ต้องจ่ายอันเนื่องมาจาก การกู้ยืมหรือการลงทุนในโครงการนั้น หรือค่าเสียโอกาสการลงทุน

ในกรณีที่อัตราผลตอบแทนจากการลงทุนสูงกว่าอัตราดอกเบี้ยที่ต้องจ่าย อันเนื่องมาจาก การกู้ยืมเงินเพื่อการลงทุนในโครงการ แสดงว่า โครงการนั้นคุ้มค่ากับการลงทุน

ในกรณีที่อัตราผลตอบแทนจากการลงทุนต่ำกว่าอัตราดอกเบี้ยที่ต้องจ่าย อันเนื่องมาจาก การกู้ยืมเงินเพื่อการลงทุนในโครงการ แสดงว่า โครงการนั้นไม่คุ้มค่ากับการลงทุน

การวิเคราะห์อัตราผลตอบแทนต่อทุน (Benefit Cost Ratio : B/C Ratio)

อัตราผลตอบแทนต่อทุน คือ อัตราส่วนระหว่างมูลค่าปัจจุบันของกระแสผลตอบแทนกับ มูลค่าปัจจุบันของกระแสเดือนทุน ซึ่งเป็นสูตรการคำนวณได้ดังนี้

$$B/C = \frac{\text{มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทน}}{\text{มูลค่าปัจจุบันของต้นทุน}}$$

$$B/C = \frac{\sum_{t=1}^n \frac{B_t}{(1+r)^t}}{\sum_{t=1}^n \frac{C_t}{(1+r)^t}}$$

เกณฑ์ในการตัดสินใจ

ในกรณีที่มีอัตราผลตอบแทนต่อค่าใช้จ่ายมีค่ามากกว่า 1 ($B/C > 1$) หมายความว่า มูลค่า ปัจจุบันของผลตอบแทนมีค่ามากกว่ามูลค่าปัจจุบันของต้นทุน แสดงว่า โครงการนั้นคุ้มค่ากับการลงทุน

ในกรณีที่มีอัตราผลตอบแทนต่อค่าใช้จ่ายมีค่าน้อยกว่า หรือเท่ากับ 1 ($B/C \leq 1$) หมายความว่า มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนมีค่ามากกว่ามูลค่าปัจจุบันของต้นทุน แสดงว่า โครงการนี้ไม่คุ้มค่า กับการลงทุน

ระยะเวลาคืนทุน (Payback Period : PB)

ระยะเวลาคืนทุน ได้แก่ ระยะเวลาที่ผลตอบแทนสุทธิจากการดำเนินงานมีค่าเท่ากับค่าลงทุนของโครงการ หลักเกณฑ์นี้พิจารณาจำนวนปีที่ได้รับผลตอบแทนคุ้มกับเงินลงทุน

เกณฑ์ในการตัดสินใจ

กรณีกระแสเงินสดเข้าสู่ธนิร์เท่ากันทุกปี

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{เงินสดจ่ายลงทุนสุทธิเริ่มโครงการ}}{\text{เงินscrubสุทธิรายปี}}$$

กรณีกระแสเงินสดเข้าสู่ธนิรายปีแตกต่างกัน

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{จำนวนปีก่อนคืนทุน}}{\text{กระแสเงินสดทั้งปี}} + \frac{\text{ส่วนที่เหลือ}}{\text{กระแสเงินสดปีถัดไป}}$$

การลงทุนใดๆ ที่ได้รับผลตอบแทนคุ้ม กับจำนวนเงินที่ลงทุนอย่างรวดเร็วย่อมเป็นการดี เพราะโอกาสเสี่ยงต่อการขาดทุนในอนาคตมีน้อยลง และผู้ลงทุนสามารถนำเงินผลตอบแทนส่วนเกินจากเงินที่ลงทุนมาหาผลประโยชน์อย่างอื่นต่อไปได้อีก

การวิเคราะห์ความอ่อนไหว (Sensitivity Analysis)

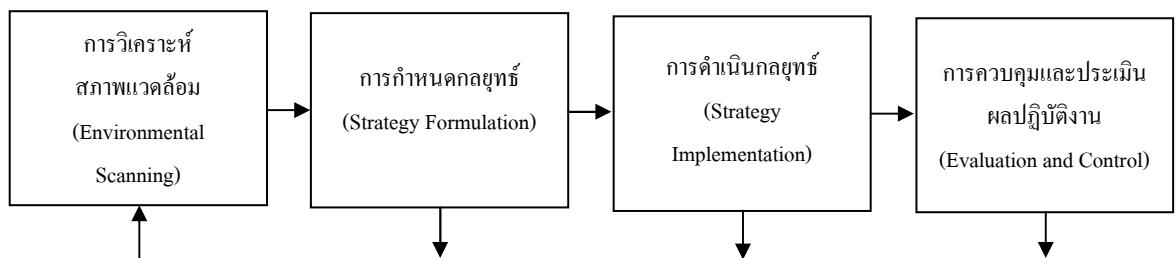
การวิเคราะห์ความอ่อนไหว เป็นการวิเคราะห์ข้อมูลต่างๆ ในการพยากรณ์หรือคาดการณ์ ในการตัดสินใจทางด้านต้นทุนและผลประโยชน์ที่ได้รับ โดยวิเคราะห์ผลสุทธิของโครงการซึ่งเพื่อที่จะพิจารณาว่า หากเหตุการณ์ต่างๆ ที่กำหนดไว้มีการเปลี่ยนแปลงและมีผลกระทบต่อความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ในการผลิตอุปทานลดลง จากมันสำปะหลังซึ่งการเปลี่ยนแปลงที่เกิดขึ้นที่ราคาหรือมูลค่าที่เพิ่มสูงสุดหรือลดลงต่ำสุดได้เท่าไร และโครงการยังสามารถดำเนินการผลิตต่อไปได้รวมถึงผลตอบแทนที่เกิดขึ้นจากสภาพแวดล้อมที่เปลี่ยนแปลงในกรณีดังต่อไปนี้ (อาคม หมู่เกิม, 2547)

1. ราคานาโนภาคต้องหัวมันสำปะหลังลดเพิ่มขึ้น
2. มูลค่ารวมนาโนภาคต้องกเมิกันที่เพิ่มขึ้น
3. มูลค่ารวมนาโนภาคต้องสารเคมีเพิ่มขึ้น
4. มูลค่ารวมเงินเดือนและค่าจ้างเพิ่มขึ้น
5. ราคารับซื้ออุปทานลดหน้าโรงงานลดลง

ทฤษฎีหลักเกณฑ์ในการประเมินโครงการใช้การศึกษาความเป็นไปได้ของการผลิต เอทานอลจากมันสำปะหลัง โดยแยกตามกำลังการผลิตคือ 30,000 50,000 และ 100,000 ลิตรต่อวัน เพื่อศึกษาถึงปัญหาและอุปสรรคในช่วงกลางน้ำ โดยใช้วิเคราะห์ในด้านความคุ้มค่าในการลงทุนใน ปัจจุบันและกรณีที่สถานการณ์ด้านราคาวัตถุคิดและราคาจำหน่ายมีการเปลี่ยนแปลงไปของ การแปรรูปวัตถุคิดจากมันสำปะหลังสุดเป็นเอทานอลลดอัตราการนำผลผลิต ออกจาก การผลิต มาใช้ประโยชน์

2.2.3 ทฤษฎีการจัดการเชิงกลยุทธ์ (Strategic Management)

การจัดการเชิงกลยุทธ์เป็นการจัดการการตัดสินใจ ตามแผนปฏิบัติงานในระยะยาวของ บริษัท ซึ่งมีส่วนประกอบ 4 ส่วนหลัก คือ การวิเคราะห์สภาพแวดล้อม การกำหนดกลยุทธ์ การดำเนินกลยุทธ์ และการประเมินและควบคุมผลการปฏิบัติงาน โดยแบ่งจำลองพื้นฐานของการ จัดการเชิงกลยุทธ์ประกอบไปด้วย 4 ส่วนสรุปได้ดังนี้ (รพาน์ สุทธิสัย, 2550)



ภาพที่ 2.4 องค์ประกอบพื้นฐานกระบวนการจัดการทางกลยุทธ์ (Basic Elements of the strategic Management Process)

ที่มา : Strategic Management and Business Policy, Wheelen an Hunger, 2006

จากรูปแบบจำลองกระบวนการจัดการเชิงกลยุทธ์ แสดงให้เห็นถึงขั้นตอน และส่วน ประกอบของการจัดการเชิงกลยุทธ์ที่เริ่มจากการวิเคราะห์สภาพแวดล้อม ต่อมาเป็นส่วนของการกำหนดกลยุทธ์ เมื่อกำหนดกลยุทธ์เสร็จสิ้นแล้วก็มาถึงขั้นตอนของการดำเนินกลยุทธ์ที่ ได้枉 ไว้ โดยมีการความคุ้มให้เป็นไปตามกลยุทธ์ที่ตั้งไว้ และการประเมินผลการปฏิบัติงานว่า สอดคล้องและตรงตามเป้าหมายของบริษัทที่ได้ตั้งไว้หรือไม่ เพื่อหาแนวทางในการแก้ไขและ ปรับปรุงต่อไป โดยมีช่องทางการป้อนกลับข้อมูลในแต่ละขั้นตอน ทำให้การจัดการเชิงกลยุทธ์ มีความสอดคล้องและเหมาะสมกับบริษัท

การดำเนินการการจัดการเชิงกลยุทธ์นั้น ทุกส่วนงานจะต้องมีความร่วมมือร่วมใจ เพื่อ ราชการดำเนินการที่มีความหมายจะสามารถสอดคล้อง จะต้องเกิดจากทุกส่วนงานเห็นความสำคัญและร่วมมือกัน

แสดงความคิด วิเคราะห์ปัญหา และหาทางแก้ไขร่วมกัน โดยอาศัยเครื่องมือช่วยในการวิเคราะห์ และประเมินสถานการณ์ ทั้งภายในและภายนอก เพื่อกำหนดวิสัยทัศน์, นโยบาย, เป้าหมาย, และวิธีการดำเนินการต่างๆ โดยมุ่งเน้นสู่ความสำเร็จที่ตั้งไว้ ดังนี้

2.2.3.1 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อม (Environmental Scanning)

ก่อนการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมผู้ทำการศึกษา จะต้องทำการประเมินสภาพการดำเนินงาน (Evaluation Current and Review) ของบริษัทก่อนว่า ผลลัพธ์การปฏิบัติงานเป็นอย่างไร จากนั้นผู้ศึกษาจะทำการรวบรวมข้อมูลต่างๆ (Gathering Information) เพื่อที่จะนำมาวิเคราะห์สภาพแวดล้อม โดยจะแยกออกเป็น 2 ส่วน คือ

1) การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอก (External Environmental) เป็นการวิเคราะห์ปัจจัยต่างๆ ที่เป็นแรงผลักดันและมีอิทธิพลต่อการดำเนินงานของบริษัท ซึ่งสามารถแบ่งการวิเคราะห์ออกเป็น 2 ส่วนคือ

1.1) สภาพแวดล้อมทางสังคม (Societal Environment) เป็นปัจจัยที่ส่งผลกระทบต่อบริษัทในระยะยาวหรือส่งผลในลักษณะของข้อจำกัดต่างๆ ดังนี้

- แรงผลักดันในส่วนของภาครัฐบาลในรูปของนโยบายบริหารประเทศและกฎหมาย (Policy-Legal Forces)
- แรงผลักดันในส่วนของสภาวะเศรษฐกิจ (Economic Force)
- แรงผลักดันในส่วนของสภาพสังคม ค่านิยม พฤติกรรมผู้บริโภค (Sociocultural Forces)
- แรงผลักดันในส่วนของเทคโนโลยีที่ทันสมัย (Technology Forces)

1.2) สภาพแวดล้อมการทำงาน (Task Environment) เรียกอีกอย่างหนึ่งว่า การวิเคราะห์อุตสาหกรรม (Industry Analysis) ซึ่งมีเครื่องมือในการวิเคราะห์ที่เป็นที่นิยม คือ Five Forces Model เป็นการวิเคราะห์แรงผลักดันทั้ง 5 ส่วนผลกระทบต่อบริษัท คือ

- วิเคราะห์คู่แข่งที่อยู่ในอุตสาหกรรม (Rivalry among Existing Firms)
- วิเคราะห์คู่แข่งขันใหม่ที่มีศักยภาพ (Potential Entrants)
- วิเคราะห์ในส่วนของสินค้าทดแทน (Substitutes)
- วิเคราะห์ด้านผู้ซื้อที่มีอำนาจต่อรองราคา (Buyers)
- วิเคราะห์ด้านผู้ขายวัสดุคงที่มีอำนาจต่อรองกับบริษัท (Supplier)

2) การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายใน (Internal Environmental) มีรายละเอียดดังนี้

2.1) การวิเคราะห์ห่วงโซ่คุณค่า (Value Chain Analysis) เป็นเครื่องมือหนึ่งทางการจัดการที่ใช้วิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายใน โดยทำการศึกษาระบวนการในส่วนของ Support Activity และ Primary Activity

2.2) BSC (Balanced Scorecard) เป็นเครื่องมือในการประเมินสถานการณ์ในมุมมองด้านต่างๆ ดังนี้

1. การเงิน (Finance)
2. ลูกค้า (Customer)
3. กระบวนการบริหารจัดการภายใน (Internal Process)
4. การเรียนรู้และการพัฒนา (Learning and Growth)

ข้อมูลที่ได้รับจาก การประเมินสถานการณ์การให้ความสำคัญในมุมมองต่างๆของบริษัทจะช่วยให้เห็นสมดุลของนโยบายและการดำเนินงานของบริษัทว่าเหมาะสมหรือไม่ ทั้งนี้ผลการประเมินที่ได้ สามารถนำไปกำหนดทิศทางของบริษัทได้

3) BMK (Bench Marking) เป็นเครื่องมือในการเปรียบเทียบผลการ ดำเนินงานแต่ละด้านของบริษัทกับคู่แข่งขันในระดับเดียวกันหรือเปรียบเทียบกับผู้นำตลาด ทั้งนี้เพื่อให้บริษัททราบถึงตำแหน่งการแข่งขัน หรือระดับศักยภาพของตน

2.2.3.2 การกำหนดกลยุทธ์ (Strategy Formulation)

เป็นขั้นตอนการกำหนดทิศทางของบริษัท เพื่อการวางแผนกลยุทธ์ หรือแผนระยะยาว และการพัฒนาหรือปรับปรุงเปลี่ยนแปลง ภารกิจ วัตถุประสงค์ กลยุทธ์ และนโยบายของบริษัท โดยนำเสนอการวิเคราะห์สถานการณ์ต่างๆ ที่เหมาะสมกับการกำหนดกลยุทธ์ โดยใช้การวิเคราะห์สถานการณ์ปัจจุบันด้วย SWOT Analysis ตามขั้นตอนดังนี้

1. ตาราง IFAS (Internal Factor Analysis Summary) เป็นเครื่องมือในการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายใน

2. ตาราง EFAS (External Factor Analysis Summary) เป็นเครื่องมือวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอก

3. นำค่า Weight Score ที่มีความสำคัญมากที่สุด ในตารางข้างต้นมาใส่ใน ตาราง SFAS (Strategy Factor Analysis Summary) เพื่อนำผลมาใช้ในการสร้างกลยุทธ์เพื่อกำหนดทิศทางของบริษัทต่อไป

การกำหนดภารกิจ (Mission) และวัตถุประสงค์ (Objective) โดยพิจารณาข้อมูลที่ได้จากการวิเคราะห์ SWOT Analysis ว่ามีความสอดคล้องกับการกำหนดภารกิจและวัตถุประสงค์เดิม

ของบริษัทว่ามีความเหมาะสมสมกับสถานการณ์ปัจจุบันหรือไม่ ถ้าไม่เหมาะสมต้องทำการเปลี่ยนแปลงให้เหมาะสมต่อไป

ขั้นตอนการกำหนดกลยุทธ์ทางเลือกโดยใช้ TOWS Matrix เข้ามาช่วยกำหนดทางเลือกกลยุทธ์

2.2.3.3 การดำเนินกลยุทธ์ (Strategy Implementation)

การดำเนินกลยุทธ์ประกอบไปด้วย Program ที่เป็นแผนการกิจกรรมการดำเนินกลยุทธ์ที่ทำให้กลยุทธ์ประสบผลสำเร็จ และมีแผนงบประมาณกับแผนการจัดหาราชตุคิบ โดยมีแผนกิจกรรมเพื่ออำนวยการดำเนินกลยุทธ์สู่ความสำเร็จที่น่าสนใจ เช่น

1. Reengineering
2. Six Sigma
3. TQM

2.2.3.4 การควบคุมและประเมินการปฏิบัติงาน (Evaluation and Control)

ขั้นตอนการควบคุมและประเมินกลยุทธ์ ถือว่ามีความสำคัญมากในการตรวจสอบผลการปฏิบัติงานการข้อมูลถือว่ามีส่วนสำคัญในการปรับปรุงกลยุทธ์ โดยเครื่องมือที่ใช้ในการตรวจสอบและควบคุมให้เป็นไปตามแผนที่กำหนดไว้ เช่น KPI (Key Performance Indicators) เป็นเครื่องมือในการกำหนด เป็นต้น

ทฤษฎีด้านการจัดการเชิงกลยุทธ์ใช้ในการวางแผนในการบริหารจัดการผลิต เอกทานอลจากมันสำปะหลังในกรณีที่มีการใช้เก๊ลโซล์ E85 ให้สัมพันธ์กับสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้น เพื่อให้มีส่วนเกี่ยวข้องในการผลิตเอกทานอลเป็นพลังงานทดแทนสามารถตอบรับและเติบโตได้ นอกจากนี้ยังเป็นพลังงานทดแทนได้อย่างยั่งยืนต่อไป

2.3 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

Du Dai , Zhiyuan Hu , Gengqian Pu , He Li and Chengtao Wang (2548) "ได้ทำการศึกษา ประสิทธิภาพและศักยภาพด้านพลังงานของเชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังในแคว้นกว่างซี ของประเทศไทย จากการศึกษาพบว่าในเขตปักษ์ตะวันออกของกว่างซีมีทรัพยากรมันสำปะหลังเป็นจำนวนมากซึ่งเป็นวัตถุคุณที่เหมาะสมสำหรับการผลิตเชื้อเพลิงเอทานอล ขณะนี้ บริหารแคว้นกว่างซี ต้องการที่จะสนับสนุนให้ใช้เชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังทดแทนการใช้แก๊ลโซล์ วัตถุประสงค์ของการศึกษานี้เป็นการกำหนดประสิทธิภาพและศักยภาพด้านพลังงานของโครงการ เชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลัง ในแคว้นกว่างซี เทียบกับปริมาณหนึ่งแสนตันของเชื้อเพลิง เอทานอลแสดงที่ตั้งโครงการที่คันชัวในแคว้นกว่างซี ปริมาณพลังงานสุทธิ (NEV) และปริมาณการ

นำพลังงานกลับมาใช้ใหม่ (NREV) คือการแสดงการประเมินประสิทธิภาพของพลังงานและการนำพลังงานกลับมาใช้ใหม่ ของระบบการผลิตเชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังในระหว่างรอบการผลิต ระบบการผลิตเชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังแบ่งเป็น 5 ระบบย่อยประกอบด้วยการเพาะปลูกและการนำรุ่งรักษามันสำปะหลัง (cassava plantation/treatment), การแปลงเป็นเอทานอล (ethanol conversion), การทำให้มีความเข้มข้นขึ้น (denaturing), และการขนส่ง (transportation) พลังงานทั้งหมดและพลังงานที่สัมพันธ์กับวัตถุคิดที่ใช้ในแต่ละระบบย่อยคือการประมาณการที่ระดับพลังงานเบื้องต้น พลังงานทั้งหมดที่ใช้จะจัดสรรให้ระหว่างเชื้อเพลิงเอทานอลและผลผลอย ได้ที่มีคุณค่าทางการตลาดและกรรมวิธีในการแปรสภาพ ที่ดินที่สรรหาในการตั้งโรง งานต้องผ่านการตรวจสอบและประมาณการ ผลที่แสดงว่าระบบเชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังมีประสิทธิภาพด้านพลังงานและพลังงานกลับมาใช้ใหม่จะชี้วัดโดยประมาณค่าที่เป็นบวกของค่า NEV และ NREV ซึ่งมีค่าเท่ากับ 7.475 เมกะจูลต่อลิตร และ 7.881 เมกะจูลต่อลิตร ตามลำดับ ผลิตภัณฑ์เชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังช่วยเปลี่ยนความเห็นของเชื้อเพลิงที่ไม่ใช่ของเหลว ไปสู่เชื้อเพลิงเอทานอลซึ่งสามารถใช้สำหรับการขนส่ง ผ่านผลิตภัณฑ์เชื้อเพลิงจากเอทานอลหนึ่งจูลของเชื้อเพลิงปีโตเลียมบวกกับพลังงานส่วนอื่นๆ ที่ใช้ เช่น ถ่านหินสามารถผลิต 9.8 จูลของเชื้อเพลิงเอทานอล เชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังสามารถทดแทนแก๊สโซลีนและลดปริมาณการนำเข้ามันด้วยผลิตภัณฑ์มันสำปะหลัง ทำให้ปี 2003 สามารถทดแทนแก๊สโซลีนได้ถึง 166.107 ล้านลิตร ด้วยศักยภาพของผลิตภัณฑ์จากมันสำปะหลังสามารถทดแทนแก๊สโซลีนได้ถึง 618.162 ล้านลิตร เชื้อเพลิงเอทานอลจากมันสำปะหลังมีประสิทธิภาพด้านพลังงานมากกว่าแก๊สโซลีน, เชื้อเพลิงดีเซล, และ เชื้อเพลิงเอทานอลจากข้าวโพด แต่ประสิทธิภาพต่ำกว่าไบโอดีเซล

Jason R. Kwiatkow, Andrew J. McAloon, Frank Taylor, David B. Johnston (2548) ได้ศึกษาแบบจำลองกระบวนการและต้นทุนของการผลิตเชื้อเพลิงเอทานอล โดยกระบวนการบดแห้งข้าวโพด พบว่ากระบวนการบดแห้งข้าวโพดเป็นที่ได้รับความนิยมอย่างกว้างขวางในประเทศไทย สารสูญเสียสำหรับการผลิตเชื้อเพลิงเอทานอลโดยกระบวนการบดแห้ง หรือกระบวนการหมัก การเพิ่มปริมาณสำหรับวิธีการผลิตเชื้อเพลิงและการเปลี่ยนแปลงการกำหนดปริมาณออกซิเจนในเชื้อเพลิงนำไปสู่การเพิ่มปริมาณในการผลิตเอทานอลโดยใช้วิธีการบดแห้งเป็นวิธีการหลัก ผ่านความจำเป็นสำหรับการเพิ่มประสิทธิภาพและผลด้านต้นทุนของโรงงานให้คงอยู่อย่างราบรื่น

แบบจำลองต้นทุนและกระบวนการสำหรับกระบวนการบดแห้งข้าวโพดทำได้สะดวกในการผลิต 119 ล้านกิกิโลกรัมต่อปี (40 ล้านแกลลอนต่อปี) ของเอทานอล เป็นการพัฒนาเครื่องมือการวิจัยสำหรับใช้ในการประมาณการเทคโนโลยีการผลิตใหม่ๆ และการผลิตจากแป้งบนพื้นฐานพืชผลทางการเกษตร แบบจำลองได้รับการพัฒนาเพื่อใช้โดยผู้มีความเชี่ยวชาญในการออกแบบซอฟแวร์และพากษาได้ควบคุม ส่วนประกอบของวัตถุคิดและผลผลิต, ขนาดของหน่วยปฏิบัติการ, ผลประโยชน์

ในการบริโภค, ปริมาณการเงินทุนและต้นทุนการดำเนินงาน, และรายรับจากผลผลิตและผลลัพธ์ได้แบบจำลองอยู่บนพื้นฐานของการรวมข้อมูลจากผู้ผลิตเออทานอล, เทคโนโลยีจากผู้ผลิต, เทคโนโลยีจากผู้จัดจำหน่าย, เครื่องมือจากโรงงาน, และวิศวกรที่ทำงานในโรงงานอุตสาหกรรม เจตนาในการประยุกต์แบบจำลองนี้ประกอบไปด้วย : ปริมาณการให้คงอยู่และการแปลงเทคโนโลยีใหม่, การตัดสินใจผลกระทบทางเลือกด้านปริมาณวัตถุคิด, และการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ตัว แปรที่สำคัญทางเศรษฐศาสตร์ หนึ่งในการวิเคราะห์ความเป็นไปได้คือต้นทุนในการผลิตเออทานอลที่เพิ่มขึ้นจาก 0.89 คอลล่าสหัสสตอแกลลอน ถึง 1.38 คอลล่าสหัสสตอแกลลอน เมื่อเทียบกับที่ราคารอง ข้าวโพดเพิ่มจาก 0.071 คอลล่าสหัสสตอแกลลอน ถึง 0.125 คอลล่าสหัสสตอแกลลอน ตัวอย่างเช่นๆ มีการลดการผลิตจาก 151 ถึง 140 ล้านลิตรต่อปี มีปริมาณของแป้งในกระแสต่ำลงจาก 59.5 % ถึง 55 % (นำหนักต่อน้ำหนัก)

แบบจำลองนี้สามารถสร้างข้อได้�ายจากผู้วิจัยสำหรับการวิจัยที่ไม่ใช่การค้า และการศึกษาใช้แสดงผลกระทบด้านต้นทุนการผลิตเออทานอลในการเปลี่ยนแปลงกระบวนการ และการผลิตร่วม ของเออทานอลจากกระบวนการผลิตแป้ง

Arnaldo Walter , Frank Rosillo-Calle , Paulo Folzan and Erik Piacente (2551) ได้ศึกษาเรื่องแนวโน้มของการบริโภคและการค้าของเชื้อเพลิงเออทานอล ซึ่งพบว่าตั้งแต่ปี ค.ศ. 2000 เป็นต้นมา มีการเติบโตของผลิตภัณฑ์เชื้อเพลิงเออทานอลและการบริโภคอย่างรวดเร็ว โดยเฉพาะในประเทศ สหัสสตอเมริกา และบราซิล การค้าเออทานอลเห็นได้จากการเพิ่มขึ้นถึง 10 % ของการบริโภคทั่วทั้งโลก ในปี ค.ศ. 2005 บราซิลถูกมองเป็นผู้ส่งออกหลัก ตลาดผู้บริโภคที่สำคัญมากคือ สหัสสตอเมริกา และสหภาพยูโรป มีระบบการควบคุมการค้า ซึ่งมีข้อบังคับที่เทียบเคียงประโยชน์ ของผู้ผลิต ก่อนข้ามภาคดังเช่นบราซิล ในงานวิจัยนี้จะประเมินตลาดเชื้อเพลิงเออทานอลไปถึงปี ค.ศ. 2030 อย่าง ครอบคลุมด้วยศักยภาพสำหรับการค้าเชื้อเพลิงชีวภาพระดับนานาชาติ การประมาณการโดย เทียบเคียงกับปริมาณการบริโภคเชื้อเพลิงแก๊สโซลิน และกลุ่มเป้าหมาย และคำสั่งเชื้อเพลิงเออทา โนลมาใช้งาน มันทำให้สามารถประมาณการความต้องการในปี ค.ศ. 2030 ได้ถึง 272 ลิกกะลิตร เพิ่มขึ้น 10% ของการประมาณการความต้องการแก๊สโซลิน ในสถานการณ์ที่ 1 หรือเท่ากับ 566 ลิกกะลิตรปีเดียว กันที่เพิ่มขึ้นเท่ากับ 20% ของปริมาณความต้องการแก๊สโซลิน ในสถานการณ์ที่ 2 การวิเคราะห์พิจารณาจากปริมาณการผลิตและการบริโภคเชื้อเพลิงเออทานอล ในประเทศ สหัสสตอเมริกา สหภาพยูโรป ญี่ปุ่น จีน บราซิล และกลุ่มประเทศที่เหลือของโลก นอกจากนั้น ผลิตภัณฑ์เออทานอลที่สำคัญอีกอย่างคือที่ผลิตจากวัตถุคิด เชลลูลาส ที่ในเวลานี้มีปริมาณเพิ่มขึ้น 10% ของปริมาณความต้องการแก๊สโซลินในปี ค.ศ. 2030 ที่จากเหตุผลด้านต้นทุน ก็เพียงพอทำให้ ประสบความสำเร็จ โดยการอุปถัมภ์จากการผลิตเชื้อเพลิงเออทานอลในประเทศกำลังพัฒนา และ การส่งเสริมการค้าเออทานอล ถ้าสหัสสตอเมริกา และสหภาพยูโรปเข้ามาร่วมทำการผลิตอย่างเต็มที่

(เทียบกับค่าธรรมเนียมในการขนส่ง) จำนวนน้อยที่สุดที่จะสามารถค้าขายได้ในปี ก.ศ. 2030 จะได้ประมาณ 34 จิกกะลิต การเพิ่มขึ้นของปริมาณการใช้แก๊สโซเชลินในปี ก.ศ. 2030 จะมีความต้องการรวมการพัฒนาของสร้างสรรค์เทคโนโลยีสองขั้นตอน และการค้าขนาดใหญ่ในระดับนานาชาติของเชือเพลิงอุตสาหกรรม การประสาจาก การสร้างสรรค์เทคโนโลยีสองขั้นตอน ในสถานการณ์ที่ 2 สามารถกล่าวเป็นความจริงเพียงการผลิตขนาดใหญ่ของอุตสาหกรรมจากภาคนำ้ด้าลาในประเทศกำลังพัฒนา เช่น บราซิลและกลุ่มประเทศที่เหลือในโลกสามารถส่งออกที่ต่ำกว่า 14.5 จิกกะลิตในปี ก.ศ. 2010 , 73.9 จิกกะลิตในปี ก.ศ. 2020 และ 71.8 จิกกะลิตในปี ก.ศ. 2030

การศึกษางานวิจัยที่เกี่ยวข้องทำให้ได้ทราบข้อมูลที่เกี่ยวข้องซึ่งจำเป็นต่อการนำไปใช้ในการวิเคราะห์ข้อมูลในส่วนต่าง ๆ ตั้งแต่ด้านต้นน้ำคือข้อมูลด้านวัตถุดิบ ด้านกลางน้ำคือกระบวนการ การในการผลิตเพื่อนำไปใช้ในการศึกษาความเป็นไปได้ในการลงทุน และด้านปลายน้ำคือด้านการตลาดของอุตสาหกรรมในปัจจุบัน ซึ่งทำให้สามารถทำการศึกษาและวิเคราะห์ข้อมูลในการวิจัยได้อย่างครบถ้วนครอบคลุมครบถ้วนด้าน

กล้ามrongค์ ศรีรอด (2544) ได้ทำการศึกษาสถานภาพของวัตถุดิบที่นำมาใช้ในอุตสาหกรรมการผลิตแก๊สโซเชล พบว่า พืชที่เหมาะสมสำหรับการนำมาใช้เป็นวัตถุดิบ ผลิตอุตสาหกรรมมากที่สุด คือ มันสำปะหลัง ทั้งนี้ เพราะพืชนี่ที่การเพาะปลูกมันสำปะหลังไม่สามารถลดลงน้อยกว่า 6.5 ล้านไร่ได้ เนื่องจากมีหลาย เบทพื้นที่ที่ไม่มีพืชอื่นเหมาะสมกว่ามันสำปะหลัง ผลผลิตของหัวมันต่อพื้นที่มีแนวโน้มสูงขึ้น เพราะมีการเปลี่ยนพันธุ์เพาะปลูกและใส่ปุ๋ย ประมาณการได้ว่าผลผลิตของประเทศในช่วง 5 ปีข้างหน้า จะมีประมาณ 20 ล้านตันต่อปี (เชื้อเปลี่ยน 25 - 30%) และมีต้นทุนการผลิตอยู่ที่ 0.64 บาทต่อ กิโลกรัมหัวมันสด

ในกรณีการผลิตระดับ 20 ล้านตันต่อปี เช่นนี้จะทำให้เกิดส่วนเกินของตลาด หลังจากความต้องการในการผลิตเปลี่ยน 8 ล้านตันต่อหัวมันสด (สำหรับ 2 ล้านตันเบ้างาน) และมันเส้น มันอัดเม็ดสำหรับส่งออก และบริโภคภายในประเทศ (8 ล้านตัวหัวมันสด) อีก 4 ล้านตัน ซึ่งปริมาณนี้เพียงพอที่จะผลิตอุตสาหกรรม 2 ล้านลิตรต่อวันตลอดปี การใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุดิบ ในการผลิตอุตสาหกรรมมีส่วนช่วยสร้างเสถียรภาพของราคากลาง ในการส่งออก 4 ล้านตันนี้ ที่รัฐบาลต้องใช้งบประมาณแทรกแซงราคาเป็นจำนวนมากเกือบทุกปี

ในการใช้มันสำปะหลังนั้น ต้องใช้ในรูปของมันเส้น เพราะสามารถแปรรูป (ในช่วงที่หัวมันตกต่ำที่สุด) และเก็บสต็อกใช้ได้ตลอดปี ทำให้เกิดงานใหม่ขึ้นในหมู่บ้าน การขนส่งมันเส้นมีประสิทธิภาพดีกว่า ทำให้โรงงานสามารถรับมันเส้นจากแหล่งต่างๆ ได้สะดวก ซึ่งเทคโนโลยีการผลิตปัจจุบันมีการใช้ Simultaneous Saccharification and Fermentation (SSF) สามารถลดต้นทุนการผลิตลงได้อย่างมาก การคำนวณโดยระบบปัจจุบัน พบว่า หัวมันเส้นราคา 2,500 บาทต่อตัน จะผลิตอุตสาหกรรมได้ในต้นทุนการผลิต 11.55 บาทต่อลิตร

สำหรับอ้อยน้ำมัน ไม่เหมาะสมที่นำมาใช้เป็นวัตถุคิบเพาะบัซมีปริมาณเพียง 53 ล้านตันต่อปี ในขณะที่ความต้องการอ้อยสด ของอุตสาหกรรมน้ำตาลเมือง 75 ล้านตันต่อปี และอ้อยขี้นน้ำมีพระราชบัญญัติควบคุม เรื่องการแบ่งปันผลประโยชน์อยู่ แต่ผลิตภัณฑ์พอลอยได้ จากอุตสาหกรรมน้ำตาล คือ กากน้ำตาล ซึ่งจะผลิตได้ประมาณร้อยละ 5 ของอ้อย หรือ 2.5 ล้านตันต่อปี สามารถนำมาใช้เป็นวัตถุคิบในการผลิตเอทานอล ได้ในส่วนที่เหลือ จากการบริโภคในประเทศ ซึ่งมีประมาณ 1 ล้านตันหรือผลิตเอทานอลได้ประมาณ 800,000 ลิตรต่อวันตลอดปี การผลิตต่อเนื่องจากโรงงานน้ำตาล จะทำให้ต้นทุนการผลิตเอทานอล จากการกากน้ำตาลต่ำมาก แม้ว่าคำนวณจากการผลิตปกติ ต้นทุนการผลิตเอทานอลจากกากน้ำตาลจะมีประมาณ 11.3 บาท (เมื่อคิดกากน้ำตาลที่ 1,500 บาทต่อตัน) ดังนั้นความสามารถในการผลิตเอทานอล ของประเทศไทยได้ถึง 3,000,000 ลิตรต่อวันตลอดปี โดยใช้มันสำปะหลัง (2.2 ล้านลิตร) และกากน้ำตาล (0.8 ล้านลิตร)

เจริญศักดิ์ โรจนฤทธิ์พิเชษฐ์ และคณะ (2546) ศึกษาด้านแบบโรงงานเอทานอลโดยการพัฒนาเทคโนโลยีการผลิต จากมันเส้นในระดับโรงงานต้นแบบ โดยเปรียบเทียบระหว่างการหมักปกติ (Conventional Fermentation, CF) ที่ต้องมีการย่อยแป้งเป็นน้ำตาลก่อนด้วยเอนไซม์ แล้วจึงทำการหมักน้ำตาลด้วยเชื้อยีสต์ กับกระบวนการหมักซึ่งมีการย่อยแป้งเป็นน้ำตาล และหมักในขั้นตอนเดียวกัน (Simultaneous Saccharification and Fermentation, SSF)

จากการศึกษา เปรียบเทียบประสิทธิภาพ การหมักเอทานอล จากมันเส้นระหว่าง กระบวนการหมักแบบ CF และ SSF ในโรงงานต้นแบบ พบร่วมกระบวนการหมักทั้งสองแบบมีประสิทธิภาพการหมักใกล้เคียงกัน โดยมีประสิทธิภาพการหมักคิดเป็น 83.61% และ 83.98% ตามลำดับ มีค่า convention ratio (yield) ที่ใกล้เคียงกัน คือเท่ากับ 0.3202 g แอลกอฮอล์/g มันเส้นแห้ง และ 0.3230 g แอลกอฮอล์/g มันเส้นแห้ง ตามลำดับ กากมันที่เหลือหลังจากขั้นตอนการกรองและอัดกากแล้ว เมื่อนำมาอบแห้งจะได้กากแห้ง (ที่ความชื้น 10%) คิดเป็นกากแห้ง/มันเส้นที่ใช้ 0.089 ตันต่อตันมันเส้น และ 0.084 ตันต่อตันมันเส้น ตามลำดับ จากการเก็บข้อมูลด้านพลังงานพบว่าการหมักแบบ CF ใช้พลังงานไฟฟ้าสูงกว่า เมื่อเทียบกับการย่อยข้าวครั้งสุดท้าย (Saccharification) ซึ่งใช้เวลาในการย่อยนาน ส่วนพลังงานไอน้ำที่ใช้การหมักทั้งสองแบบมีปริมาณการใช้ที่ใกล้เคียงกัน เมื่อคำนวณต้นทุนการผลิต เอทานอลจากมันเส้นที่กำลังการผลิตเอทานอล 99.5% ปริมาณ 100,000 ลิตรต่อวัน โดยเทียบระหว่างการหมักแบบ CF และ SSF พบร่วมมีต้นทุนการผลิต 1,156,619.50 บาท และ 1,118,088.43 บาท ตามลำดับ หรือคิดเป็นต้นทุนต่อลิตรเท่ากับ 11.57 บาท และ 11.18 บาท ตามลำดับ

นุณย์พัท สุภาณิช และคณะ (2546) ได้ทำการวิจัยการบูรณาการกระบวนการผลิตเอทานอลกับโรงงานน้ำตาลและโรงงานแป้งมันสำปะหลัง และประเมินเชิงเทคโนโลยีในการทำเอทานอลบริสุทธิ์

ผลของการวิจัยพบว่า การบูรณาการกระบวนการผลิตอุตสาหกรรมกับโรงงานผลิตน้ำตาล เมื่อพิจารณาที่กำลังการผลิตอุตสาหกรรมก่อ 100,000 ลิตรต่อวัน สามารถใช้น้ำอ้อย หรือ ไมลาสเป็นวัตถุคุณภาพตามความเหมาะสมในช่วงการผลิตต่างๆ หากเลือกใช้ไมลาสเป็นวัตถุคุณภาพคงทึบปีอาจจำเป็นต้องมีการนำเข้าไมลาสจากแหล่งอื่น เนื่องจากปริมาณไมลาสที่ผลิตจากโรงงานน้ำตาลไม่เพียงพอต่อความต้องการในการผลิตอุตสาหกรรมที่กำลังการผลิตดังกล่าว อย่างไรก็ตามต้นทุนด้านวัตถุคุณภาพจะถูกกว่าการติดตั้งโรงงานผลิตอุตสาหกรรมโดยไม่มีการบูรณาการเนื่องจากประหยัดต้นทุนค่าขนส่งวัตถุคุณภาพจากการวิเคราะห์ราคาต้นทุนการผลิตอุตสาหกรรมต่อหน่วย พบว่า การบูรณาการการผลิตอุตสาหกรรมกับโรงงานน้ำตาลสามารถลดต้นทุนการผลิตต่อหน่วยอุตสาหกรรมลงได้ประมาณ 1 บาท ต่อลิตร

สำหรับการบูรณาการกระบวนการผลิตอุตสาหกรรมกับโรงงานแปลงมันสำปะหลัง ซึ่งพิจารณาที่กำลังการผลิตอุตสาหกรรม 10,000 ลิตรต่อวัน พบว่า โรงงานแปลงมันสำปะหลังโดยทั่วไปมีการใช้เตาเผาศรีษะ หรือ เตานำมันร้อนในการให้พลังงานความร้อนในกระบวนการต่างๆ ของโรงงาน และโรงงานจำเป็นต้องมีการลงทุนซื้อหม้อไอน้ำเพิ่มเติม จากการวิเคราะห์คาดต้นทุนการผลิตอุตสาหกรรมต่อหน่วยพบว่าการบูรณาการกระบวนการผลิตอุตสาหกรรมกับโรงงานแปลงมันสำปะหลัง โดยวิธีการต่างๆ สามารถลดต้นทุนการผลิตต่อหน่วยอุตสาหกรรมลงได้ประมาณ 0.3-2.3 บาทต่อลิตร

สำหรับการประเมินเชิงเทคโนโลยีในการทำอุตสาหกรรม ให้บริสุทธิ์ ในปัจจุบันพบว่าเทคโนโลยีการใช้เยื่อแผ่นเมมเบรน และการใช้สารคุดชัน เป็นเทคโนโลยีที่มีความเป็นไปได้ในเชิงเศรษฐศาสตร์ในระดับอุตสาหกรรม โดยกระบวนการเยื่อแผ่นเมมเบรนเป็นเทคโนโลยีที่ใช้พลังงานต่ำกว่าการกรอง และไม่ถูกจำกัดด้วยสมดุลทางอุณหพลศาสตร์ หรือปัญหาเรื่องจุดละลาย ทำให้ส่งผลเสียต่อสิ่งแวดล้อมน้อยลง แต่ยังมีข้อจำกัด คือ ค่าการแยกไม่สูง ตลอดจนอายุการใช้งานของเมมเบรนยังไม่มาก ทำให้การใช้กระบวนการเมมเบรน ไม่มีความคุ้มค่าสำหรับอุตสาหกรรมขนาดเล็ก ส่วนการเพิ่มความเข้มข้นของอุตสาหกรรมด้วยกระบวนการคุดชันนั้น สารคุดชันที่นิยมนำมาใช้งาน คือ molecular sieve ชนิดต่างๆ (3A หรือ 4A) เทคโนโลยีนี้ได้รับการยอมรับ และมีการนำไปใช้งานกันอย่างแพร่หลายในต่างประเทศ รวมทั้งประเทศไทยใหม่ที่จะดำเนินการติดตั้งในประเทศไทยด้วย

อพิญญา จินดาภรณ์ (2546) ได้ศึกษาผลกระทบของการแบ่งขัน กรณีศึกษา : บริษัทบางจากปิโตรเลียม มหาชน (จำกัด) พ布ว่า ได้ดำเนินธุรกิจโรงงานกลั่นน้ำมันด้วยความเห็นชอบของกรมพลังงานทหาร กระทรวงคลาโนม ตั้งแต่ปี 2501 เพื่อกลั่นน้ำมันและจำหน่าย ผลิตภัณฑ์น้ำมันเชื้อเพลิงให้แก่ หน่วยราชการ และในปี 2527 บริษัทบางจากมีการแปรรูปเป็นบริษัทนิติบุคคล โดยการบริหารงานที่เป็นเอกภาพและมีอำนาจการบริหารอย่างอิสระ และเริ่มดำเนินธุรกิจการกลั่นน้ำมันสำเร็จรูปในปี 2528 ปัจจุบันโรงงานกลั่นน้ำมันมีกำลังที่ระดับ 120,000 บาร์ลต่อวัน ภาวะวิกฤตเศรษฐกิจไทยในปี 2540 ส่งผลต่อภาวะหนี้สินเงินของบริษัทเป็นอย่างมาก เนื่องจากต้นทุนในการสร้างโรงงานกลั่นที่เป็น

การกู้เงินต่างประเทศเพื่อมาลงทุน อัตราแลกเปลี่ยนเงินบาทอ่อนทำให้ภาระหนี้สินเงินบาทเพิ่มขึ้น สภาพคล่องของบริษัทลดลง ประกอบกับการเติบโตของอุตสาหกรรมที่มีอัตราลดลง และการ แข่งขันในอุตสาหกรรมที่เข้มแข็งมากขึ้นของผลิตที่อยู่ในตลาด ดังนั้นส่วนแบ่งการตลาดของบริษัท บางจากมีอัตราเติบโตไม่สูงมากนักสารานิพนธ์ฉบับนี้ มีวัตถุประสงค์เพื่อศึกษาถึงกลยุทธ์การแข่งขัน ของบริษัทบางจาก ผลการศึกษาโดยใช้อัตราส่วนทางการเงิน แสดงให้เห็นว่า บริษัทบางจากมีการ ใช้สินทรัพย์เพื่อให้เกิดรายได้และสภาพคล่องของกิจการในทิศทางที่ดีขึ้น แต่ยังอยู่ในระดับต่ำ ความสามารถในการทำกำไรไม่แนวโน้มที่มีกำไรมากขึ้น แต่ยังอยู่ในระดับต่ำทำให้สภาพคล่องของ บริษัทดีขึ้นกว่าในช่วงที่เกิดวิกฤตเศรษฐกิจไทย ซึ่งบริษัทมีแผนงานปรับโครงสร้างทางการเงิน มี โครงการเพิ่มทุนเพื่อสภาพคล่องของบริษัท ผลการศึกษาพบว่า บริษัทมีการวางแผนกลยุทธ์การ แข่งขันการขยายตัวในแนวราบทรุกิจที่เกี่ยวข้อง คือ การลงทุนในธุรกิจขนส่งนำ้มันทางท่อ ธุรกิจค้า ปลีกสินค้าชุมชนในปั้นนำ้มัน การขยายตัวในแนวเดิมในธุรกิจที่เกี่ยวข้อง โดยมีการกระจายตัวไป ข้างหน้า คือ การเพิ่มช่องทางจัดจำหน่าย ด้วยโครงการปั้นชุมชน และสถานีบริการนำ้มันที่ทันสมัย การกระจายตัวไปข้างหน้าหลัง ด้วยโครงการแก๊สโซล์ ผลิตจากมันสำปะหลัง ลดต้นทุนการ นำเข้านำ้มันคืนจากต่างประเทศ กลยุทธ์คงตัว คือการพัฒนารูปแบบการบริการของปั้นนำ้มันสะดวก และทันสมัย เช่น ปั้นนำ้มันที่บริการอินเตอร์เน็ตปั้นนำ้มันบริโภคสามารถเติมน้ำมันได้เอง เพื่อรักษา ส่วนแบ่งตลาดเดิมและเพิ่ม

จันทรพร พลากรกุล (2547) ได้ทำการศึกษาสถานภาพและแนวโน้มของเทคโนโลยีการผลิต ในโซ่อิเล็กทรอนิกส์ พบว่าอุปสรรคด้านเทคนิคของเทคโนโลยีในปัจจุบันและแนวโน้มทิศทางของ งานวิจัยที่อยู่ในความสนใจที่อยู่ในความสนใจของนักวิจัยทั่วไปในระดับสากล คือ ปัญหาด้าน วัตถุคิบและทิศทางของงานวิจัยคือหันมาให้ความสนใจกับชั้นข้าวโพดและฟางข้าวเป็นวัตถุคิบ และ การพัฒนาเทคโนโลยีที่ใช้เปลี่ยนเซลลูโลสและเอมิเซลลูโลสให้เป็นน้ำตาลไม่เลกูลเดี่ยวสำหรับการ หมักเป็นเอทานอลโดยใช้ออนไซซ์เมิร์เซลลูโลส (cellulase) ปัญหาด้านสายพันธุ์จุลินทรีย์และทิศทาง ของงานวิจัย ปัญหาด้านประสิทธิภาพของการบูรณาการและทิศทางของงานวิจัย

สถานภาพของระดับความก้าวหน้าด้านเทคนิคของเทคโนโลยีในปัจจุบันโดยใช้เทคโนโลยีด้าน เอนไซซ์และกระบวนการย่อยสลายเซลลูโลสและเอมิเซลลูโลส เทคโนโลยีด้านการปรับปรุงสาย พันธุ์จุลินทรีย์ในขั้นตอนการหมัก โดยทำการเบรเยนเทียบลักษณะจุลินทรีย์ที่ใช้ในการหมักปัจจุบัน และแสดงลักษณะที่พึงประสงค์ของจุลินทรีย์ที่ใช้ในการหมัก และยังมีการวิจัยด้านพันธุ์วิศวกรรม ของจุลินทรีย์สำหรับการผลิตเอทานอล และเทคโนโลยีด้านกระบวนการ ซึ่งวิธีการ SSF และ SSCF ช่วยลดต้นทุนค่าน้ำยาอุปกรณ์ เนื่องจากขั้นตอน Saccharification และ Fermentation เกิดขึ้นในถัง ปฏิกรณ์เดียวกัน

ความเป็นไปได้ในการนำเทคโนโลยีมาใช้ในการผลิตระดับการค้า โดยงานวิจัยและพัฒนาเทคโนโลยีสำหรับการผลิตเชื้อเพลิงออกเป็น 3 ด้านคือ ด้านการพัฒนาเอนไซม์ ด้านการพัฒนาเทคโนโลยีการหมัก และด้านการพัฒนาระบวนการ

อาคม หมู่เก็ม (2547) ได้ศึกษาการผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลัง เพื่อศึกษาความเป็นไปได้ในการผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลัง โดยใช้เครื่องมือในการศึกษาเพื่อเป็นเกณฑ์การตัดสินใจในการลงทุนคือ มูลค่าปัจจุบันสุทธิ อัตราผลตอบแทนภายในโครงการ และอัตราส่วนผลตอบแทนต่อทุน และวิเคราะห์ความอ่อนไหวของโครงการ โดยใช้อัตราคิดร้อยละ 10 และร้อยละ 15 และใช้ราคาซื้อขายเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังต่ำ 12.5 บาทต่อลิตร พนวณว่ามูลค่าปัจจุบันสุทธิเท่ากับ 374,836.1 อัตราผลตอบแทนภายในโครงการเท่ากับร้อยละ 24.5635 อัตราผลตอบแทนต่อทุนเท่ากับ 1.215 ซึ่งแสดงให้เห็นว่ามีความคุ้มค่าต่อการลงทุน ส่วนการวิเคราะห์ความเป็นไปได้โดยแบ่งออกเป็นสามกรณี พบว่า กรณีราคาของมันสำปะหลังเพิ่มขึ้นซึ่งสามารถเพิ่มขึ้นได้ถึงร้อยละ 42 ของราษฎร์ ที่ 1,000 บาทต่อลิตร กรณีต้นทุนการผลิตต่างๆ เพิ่มขึ้นโดยค่าเคมีภัณฑ์เพิ่มขึ้นได้ร้อยละ 192.8 ค่าสาธารณูปโภคต่างเพิ่มขึ้นได้ร้อยละ 180.26 และเงินเดือนค่าจ้างเพิ่มขึ้นได้ร้อยละ 300.68 จากราคากลาง และกรณีราคายาและราครับซื้อหน้าโรงงานของเชื้อเพลิงออกลดลง โดยสามารถลดลงได้ต่ำสุดเท่ากับ 11 บาทต่อลิตร เมื่อต้นทุนการผลิตอยู่ที่ 9.24 บาทต่อลิตร

อภิสกัด อุ่มจันสา (2548) ได้ทำการศึกษาความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของการผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังในประเทศไทย โดยศึกษาโครงการผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังขนาด 10,000 ลิตรต่อวัน 100,000 ลิตรต่อวัน และ 500,000 ลิตรต่อวัน การศึกษาระบบน้ำดื่มน้ำดื่มต้นทุนและผลประโยชน์ของโครงการ แล้วนำมาวิเคราะห์ความเป็นไปได้โดยใช้มูลค่าปัจจุบันสุทธิ อัตราส่วนผลประโยชน์ต่อต้นทุน อัตราผลตอบแทนภายใน อัตราส่วนระหว่างผลตอบแทนสุทธิกับมูลค่าการลงทุนและระยะเวลาคืนทุน นอกจากนี้แล้วยังทำการวิเคราะห์ความอ่อนไหวของโครงการเพื่อทดสอบค่าความแปรเปลี่ยนของต้นทุน และผลประโยชน์ของโครงการว่ามีผลกระทบต่อความเป็นไปได้ของโครงการมากน้อยเพียงใด โดยในการวิเคราะห์ความอ่อนไหวทางด้านการเงินได้แบ่งการวิเคราะห์ออกเป็น 2 กลุ่ม คือ กลุ่มแรกเป็นการวิเคราะห์ความอ่อนไหว ในกรณีที่สัดส่วนการกู้ยืมเงินเปลี่ยนแปลง ส่วนการวิเคราะห์ทางด้านเศรษฐศาสตร์ ได้วิเคราะห์ความอ่อนไหวเฉพาะกรณีที่ต้นทุน และผลประโยชน์เปลี่ยนแปลงไป

การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินของโครงการพบว่า โครงการขนาด 500,000 ลิตรต่อวัน มีความคุ้มค่าต่อการลงทุนมากที่สุด รองลงมาคือ โครงการขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน ส่วนโครงการขนาด 10,000 ลิตรต่อวัน ไม่คุ้มค่าต่อการลงทุน สำหรับผลการวิเคราะห์ความอ่อนไหวของโครงการพบว่า มีเพียงโครงการขนาด 500,000 ลิตรต่อวัน ที่สามารถรับความเสี่ยงและความไม่แน่นอนได้ทุกกรณี

กล่าวคือ ถึงแม้ว่าโครงการจะเพชญกับปัญหาต่าง ๆ โครงการทั้ง 3 ขนาดมีความคุ้มค่าการลงทุนโดยโครงการขนาด 500,000 ลิตรต่อวัน มีความเหมาะสมในการลงทุนมากที่สุด รองลงมาคือ โครงการขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน และขนาด 10,000 ลิตรต่อวัน ตามลำดับ สำหรับผลการวิเคราะห์ความอ่อนไหวของโครงการพบว่า โครงการขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน และขนาด 500,000 ลิตรต่อวัน สามารถรับความเสี่ยงและความไม่แน่นอนได้ทุกรูปแบบ

สถาบันศักดิ์วัวและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมการเกษตรมหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ (2549) ได้ทำการศึกษาเรื่องการนำของเสียจากการผลิตเอทานอลมาใช้ประโยชน์เพื่อเพิ่มคุณค่า โดยการนำของเสียที่ได้จากการผลิตเอทานอลมาใช้ประโยชน์ได้ทำการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ในการลงทุนในการผลิตเอทานอลโดยใช้มันสำปะหลังและการนำน้ำตาลเป็นวัตถุดิบ พบว่า จะมีอัตราผลตอบแทนในการลงทุนที่แตกต่างกันทั้งนี้เนื่องมาจากปัจจัยด้านราคาวัตถุดิบเป็นสำคัญ อย่างไรก็ตามหากโรงงานมีการพิจารณาด้านการจัดการผลผลิตได้ควบคู่ไปกับการผลิตเอทานอลด้วย จะช่วยลดภาระด้านการลงทุนของโรงงานได้บางส่วนขึ้นกับผลิตภัณฑ์ที่ผลิตด้วย ซึ่งทำการวิเคราะห์การลงทุนของโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังที่มีการจัดการผลผลอยได้ในรูปแบบต่างๆ คือ ผลิตเอทานอลอย่างเดียว ผลิตเอทานอลร่วมกับผลิต DDGS (Dry distillers grains with solubles) และผลิตเอทานอลร่วมกับผลิตผลิตภัณฑ์ยีสต์ โดยกำลังการผลิตของโรงงานผลิตเอทานอลอยู่ที่ 150,000 ลิตรต่อวัน อัตราผลตอบแทนการลงทุนอยู่ที่ร้อยละ 21.9, 22.2 และ 28 ตามลำดับ และระยะเวลาคืนทุนอยู่ที่ 4 ปี, 4 ปี และ 3.5 ปี ตามลำดับ จึงสรุปได้ว่า การนำผลผลิตได้จากการผลิตเอทานอลมาใช้ประโยชน์จะมีส่วนช่วยให้มีความคุ้มค่าในการลงทุนมากยิ่งขึ้น

กล้ามวงค์ ครีรอด และคณะ (2550) ได้ทำการศึกษาสถานการผลิตหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำหรับการผลิตเอทานอลเพื่อเป็นเชื้อเพลิง พบว่ามันสำปะหลังมีพื้นที่เพาะปลูกทั้งหมด 6.6 ล้านไร่ มีกำลังการผลิตหัวมันสดโดยประมาณ 22.5 ล้านตันต่อปี มันสำปะหลังที่ผลิตได้จะใช้บริโภคภายในประเทศ และส่งออก ได้แก่ 1) มันเส้นและมันอัดเม็ด ซึ่งมีกำลังการผลิตประมาณ 4.0 ถึง 5.0 ล้านตันต่อปี หรือคิดเป็นหัวมันสดประมาณ 10 ล้านตันต่อปี (กำหนดให้อัตราการแปรรูปเท่ากับ 2.1 กิโลกรัมหัวมันสดต่อมันเส้นมันอัดเม็ด 1 กิโลกรัม) และ 2) แป้งมันสำปะหลัง ซึ่งมีกำลังการผลิตประมาณ 3.0 ล้านตันต่อปี หรือคิดเป็นหัวมันสดประมาณ 12.6 ล้านตันต่อปี (กำหนดให้อัตราการแปรรูปเท่ากับ 4.2 กิโลกรัมหัวมันสดต่อแป้งมันสำปะหลัง 1 กิโลกรัม) โดยพบว่าแนวโน้มการแปรรูปมันเส้น/มันอัดเม็ด และแป้งมันสำปะหลังเพิ่มขึ้น (อัตราการขยายตัวการส่งออก ร้อยละ 20 และ 30 ต่อปี สำรับแป้งมันสำปะหลัง และมันเส้น/มันอัดเม็ด ตามลำดับ ในช่วงปี 2540 - 2550) สำหรับประเทศไทยมีการจัดทำแผนยุทธศาสตร์ด้านพลังงานของประเทศไทยที่กำหนดให้มีการใช้อทานอล

เป็นส่วนผสมในน้ำมันเบนซิน ทำให้ประเทศไทยมีโรงงานผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังที่ได้รับอนุญาตจำนวน 32 โรงงาน ซึ่งถ้าหากโรงงานทั้ง 32 โรงงานสามารถดำเนินการผลิตได้ตามกำลังการผลิตที่ตั้งไว้จะทำให้มีกำลังการผลิตสูงถึง 2,685 ล้าน/ลิตร หรือคิดเป็นปริมาณมันสำปะหลังสูงถึง 16.27 ล้านตัน ส่งผลให้ปริมาณหัวมันสดที่ผลิตได้ในปัจจุบันไม่เพียงพอต่อความต้องการของอุตสาหกรรมแปรรูปมันสำปะหลังหลักๆ ทั้งสาม ดังนั้นแผนยุทธศาสตร์ของประเทศไทยได้มีการกำหนดการเพิ่มผลผลิต เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพการผลิตให้มีผลผลิตเฉลี่ยต่อไร่สูงขึ้น ในขณะที่พื้นที่การเพาะปลูกคงที่ โดยในแผนการเพิ่มประสิทธิภาพผลผลิต จะมีการแบ่งเขตการเพาะปลูกเป็นพื้นที่เร่งรัด 1 และ 2 (พื้นที่ละ 1.2 ล้านไร่) ที่ต้องการเพิ่มผลผลิตเฉลี่ยต่อไร่จาก 3.0 เป็น 6.0 และ 5.0 ตันต่อไร่ในปี 2551 ตามลำดับ ในขณะที่พื้นที่ทั่วไปจำนวน 4.2 ล้านไร่ ให้มีผลผลิตเฉลี่ยต่อไร่เพิ่มขึ้นจาก 3.0 เป็น 3.4 ตันต่อไร่ในปี 2551 ซึ่งจะส่งผลให้ประเทศไทยมีกำลังการผลิตหัวมันสดเท่ากับ 27.5 ล้านตันต่อปี และมีผลผลิตเฉลี่ยต่อไร่เพิ่มขึ้นเป็น 4.2 ตันจากการศึกษาพบว่ากำลังการผลิตหัวมันเป็นไปตามแผนที่กำหนดไว้ เกษตรกรรมมีการใช้พันธุ์ดีที่พัฒนาให้มีผลผลิตและเชื้อแพลงสูงในการเพาะปลูก โดยพันธุ์ที่นิยมใช้ ได้แก่ พันธุ์เกษตรศาสตร์ 50 พันธุ์หัวยง 60 พันธุ์ระหว่าง 9 ซึ่งเป็นพันธุ์ที่รับรองโดยกรมวิชาการเกษตร อย่างไรก็ตามเกษตรกรส่วนใหญ่ยังคงประสบกับปัญหาด้านสภาพแวดล้อม ปัญหาร่องเงินทุนและราคาหัวมัน จากแผนยุทธศาสตร์การเพิ่มผลผลิตหัวมัน จะทำให้ประเทศไทยมีผลผลิตเพิ่มขึ้นประมาณ 7.7 ล้านตันต่อปี ซึ่งยังไม่เพียงพอต่อความต้องการของอุตสาหกรรมเชื้อเพลิงหัวมัน ดังนั้นจึงจำเป็นอย่างยิ่งที่รัฐบาลจะเป็นต้องมีการจัดทำแผนที่เกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมเชื้อเพลิงหัวมันอย่างรอบคอบและครอบคลุม ทั้งในด้านแผนวัตถุดิบ และแผนการผลิตเชื้อเพลิงหัวมัน เพื่อให้สอดคล้องกับปริมาณวัตถุดิบ และความต้องการเชื้อเพลิงหัวมัน ให้เติบโตไปอย่างเหมาะสมพร้อมเพรียงกัน จึงจะช่วยป้องกันปัญหาด้านวัตถุดิบขาดแคลนหรือเชื้อเพลิงหัวมันล้นตลาดได้

พิพัฒน์ นนทนาธรัตน์ และคณะ (2550) ได้ทำการศึกษาโครงการวิจัยเชิงบูรณาการเพื่อศึกษาโครงการสร้างระบบพลังงานทางเลือกที่เหมาะสมสำหรับประเทศไทย จากการศึกษาพบว่าพลังงานของประเทศไทยปี พ.ศ. 2548 แหล่งพลังงานที่ประเทศไทยจัดามาได้ส่วนใหญ่มาจากน้ำมันดิบและก๊าซธรรมชาติเหลวประมาณร้อยละ 75 โดยมีแหล่งพลังงานทดแทนอยู่ในสัดส่วนที่ไม่มากนัก ประมาณร้อยละ 17 โดยส่วนมากได้มาจากการเผาไหม้ขยะ ชีวมวลและพลังงานน้ำ การใช้พลังงานส่วนใหญ่ใช้ไปในภาคธุรกิจ อุตสาหกรรมและภาคชนบทในปริมาณที่เท่าๆ กันคือ ร้อยละ 40 สำหรับพลังงานที่ผลิตได้ภายในประเทศ ส่วนใหญ่จะเป็นพลังงานจากแหล่งฟอสซิล ประมาณร้อยละ 66 ซึ่งได้แก่ ก๊าซธรรมชาติ ลิกไนต์และน้ำมันดิบ และแหล่งพลังงานหมุนเวียน ประมาณร้อยละ 34 ซึ่งได้มาจากการเผาไหม้ เช่น พื้น กากอ้อย และแกлен ประเทศไทยมีการนำเข้าพลังงานในปริมาณมาก เนื่องจากพลังงานขั้นต้นที่ผลิตได้ภายในประเทศ ไม่เพียงพอต่อความต้องการใช้ ซึ่งพลังงานที่นำเข้า

เกือบทั้งหมดมาจากแหล่งปีටรอลีม เช่น น้ำมันดิน ก้าชธรรมชาติและน้ำมันสำเร็จรูป อย่างไรก็ตาม แม้ว่าการผลิตพลังงานภายในประเทศไม่พอต่อความต้องการใช้ ประเทศไทยมีการส่งออก พลังงานจำนวนหนึ่ง ส่วนใหญ่เป็นน้ำมันสำเร็จรูปและน้ำมันดิน ซึ่งเป็นพลังงานขั้นต้นที่มีมากกว่า ความต้องการใช้ภายในประเทศ เช่น น้ำมันประเภทแก๊สโซลีนหรือเบนซิน

ประเทศไทยมีทรัพยากรพลังงานตามธรรมชาติอยู่หลายชนิดซึ่งสามารถแสดงชนิด ปริมาณ สำรอง รวมถึงศักยภาพในแห่งของพลังงานหมุนเวียนได้ ดังนี้ น้ำมันดิน 387 ล้านบาร์เรล, หินน้ำมัน 18,600 ล้านตัน, ก้าชธรรมชาติ 31,896 พันล้านลูกบาศก์ฟุต, กอนเดนเซท 712 ล้านบาร์เรล, ลิกไนต์ 2,870 ล้านตัน, พลังงานแสงอาทิตย์ 554,070.6 พันตันเทียบเท่าน้ำมันดิน, พลังงานลม 1,600 เมกะวัตต์, พลังงานน้ำ 26,440 เมกะวัตต์, พลังงานจากชีวมวล 4,600 พันตันเทียบเท่าน้ำมันดิน, ก้าช ชีวภาพ 187 พันตันเทียบเท่าน้ำมันดิน, ขยาย 147 เมกะวัตต์, อัตราการผลิตเอทานอล 1.72 ล้านลิตร ต่อวันและอัตราผลิตไบโอดีเซล 1.04 ล้านลิตรต่อวัน

ข้อเสนอแนะเชิงนโยบายสำหรับโครงการสร้างพลังงานทางเลือกที่เหมาะสม กับประเทศไทย ในระยะสั้นควรกำหนดนโยบายและมาตรการที่จะรักษาผลประโยชน์ ด้านสิ่งแวดล้อม โดยมุ่งเน้น ไปที่มาตรการเพิ่มประสิทธิภาพการใช้พลังงาน บทบาทของสถาบันที่เกี่ยวข้องกับการเพิ่ม ประสิทธิภาพการใช้พลังงาน ข้อตกลงด้านการซื้อพลังงานและป้องกันไม่ให้มีการเลือกปฏิบัติ สำหรับการซื้อมต่อเข้ากับโครงการข่ายของผู้ผลิตกระแสไฟฟ้าจากพลังงานทางเลือก ในระยะยาว องค์กรที่กำกับดูแลจะต้องกำหนดมาตรฐาน RPS สำหรับการผลิตกระแสไฟฟ้า และกำหนดการ ลงทุนขั้นต่ำให้แก่องค์กรหรือผู้ประกอบการด้านระบบจำหน่าย ต้องลงทุนเกี่ยวกับการเพิ่ม ประสิทธิภาพด้านพลังงานโดยอาศัยกลไกสนับสนุนในรูปแบบของกองทุน นอกจากนี้ยังมี ข้อเสนอแนะในเรื่องของโครงการสร้างกิจการไฟฟ้าที่เหมาะสม นโยบายการใช้พลังงานทดแทนในการ ขนส่งทางบก รูปแบบการจัดการพลังงานไฟฟ้าที่เหมาะสมสำหรับชุมชน การจัดหาร่วมถึงการ จัดแบ่งพื้นที่ (Zoning) เพื่อส่งเสริมให้เกิดระบบการจัดการธุรกิจพลังงานทดแทนในระดับชุมชน และการจัดการพลังงานชุมชนด้วยพลังงานหมุนเวียน โดยในรายงานฉบับนี้ยังได้นำเสนอรูปแบบ ขององค์กรมหาชนที่จะทำหน้าที่คุ้มครองและประสานงานจัดหากองทุนและให้ความรู้ความเข้าใจกับคนใน ชุมชนเพื่อให้การจัดการ พลังงานชุมชนสามารถเกิดขึ้น ได้จริงและมีความยั่งยืน

อรทัย ลุลจยศ (2550) ได้ศึกษากลยุทธ์การส่งออกอุตสาหกรรมยางพาราแผ่นดินของประเทศไทย พบว่าโครงการสร้างการผลิตของประเทศไทยเป็นแหล่งผลิตของประเทศไทยเป็นแหล่งผลิตราย ใหญ่ที่สุดในโลก พื้นที่เพาะปลูกมีความเหมาะสม แต่ผลผลิตส่วนใหญ่เป็นของเกษตรรายย่อย ยาก ต่อการควบคุมคุณภาพยาง จำนวนโรงงานอุตสาหกรรมยางขนาดใหญ่รองรับผลผลิตยางมีน้อย ประกอบกับประเทศไทยขาดผู้เชี่ยวชาญในการพัฒนาอุตสาหกรรมผลิตภัณฑ์อย่างแท้จริง นอกจากนี้ประเทศไทยยังขาดเทคโนโลยีใหม่ๆ ทำให้มาตรฐานยางพาราบางชนิดดีกว่าประเทศคู่แข่ง

อย่างเช่นประเทศไทยเลเซีย ผลการวิเคราะห์ปัจจัยที่มีผลต่อปริมาณการส่งออกยางพาราแผ่นดินของไทยไปยังประเทศจีนในปี พ.ศ. 2539 – 2548 พบว่า ราคายางแผ่นดิน ราคายางสังเคราะห์และผลผลิตยางพารา เป็นปัจจัยสำคัญที่กำหนดอุปสงค์เพื่อการส่งออกยางพาราแผ่นดินของไทยไปจีน การวางแผนกลยุทธ์การส่งออกอุตสาหกรรมยางพาราแผ่นดิน แบ่งออกเป็น 2 ด้าน คือ (1) กลยุทธ์ด้านวัตถุดินและกระบวนการผลิต ประกอบด้วย กำหนดเขตพื้นที่ปลูกยางของเกษตรกรรายย่อย อย่างเหมาะสมกับขนาดสวนยาง การส่งเสริมและสนับสนุนการวิจัยยาง ซึ่งจะก่อให้เกิดการศึกษาค้นคว้า พัฒนาการผลิตยางแปรรูปขึ้นต้นและผลิตภัณฑ์ การปรับปรุงคุณภาพยางของผลผลิตและผลิตภัณฑ์ยางให้ได้มาตรฐานระดับโลก การเพิ่มปัจจัยความสามารถทางด้านเทคโนโลยีการผลิตและคุณภาพอุตสาหกรรมผลิตภัณฑ์ยาง (2) กลยุทธ์ด้านตลาด คือ การเพิ่มศักยภาพของอุตสาหกรรมยางพารา การพัฒนาตลาดภายในประเทศและสร้างความเข้มแข็งในตลาดยางพาราในต่างประเทศ เพื่อให้เกิดความเป็นธรรมทั้งผู้ซื้อและผู้ขาย

ธีรภัทร ศรีนรคุตร และคณะ (2551) ได้ศึกษาเรื่องการศึกษาเบรี่ยนเทคโนโลยีการผลิต เอกทานอลของสหรัฐอเมริกาและไทย พบว่า โดยสรุปแล้วเทคโนโลยีที่ใช้ในการผลิตเอกทานอลของไทยและสหรัฐอเมริกา ไม่มีความแตกต่างกันมากนัก แม้ว่าวัตถุดินที่นำมาใช้ในการผลิตจะแตกต่าง กัน เช่น สหรัฐอเมริกาใช้ข้าวโพด ในขณะที่ไทยเราใช้มันสำปะหลังและกาหน้ำตลาด แต่สิ่งที่แตกต่าง กันอย่างเห็นได้ชัดก็คือ สหรัฐอเมริกาใช้เทคโนโลยีทางพันธุ์วิศวกรรมในการเพิ่มผลผลิตของ วัตถุดินข้าวโพด ขณะที่ในประเทศไทยเรายังไม่ยอมรับเทคโนโลยีดังกล่าว อีกอย่างในเรื่องของการ บริหารจัดการ สหรัฐอเมริกามีระบบสหกรณ์ที่เข้มแข็งกว่าไทยมาก สหกรณ์เป็นเจ้าของและเป็น ผู้ดำเนินการของโรงงานผลิตเอกทานอลหลายแห่งในสหรัฐอเมริกา และจากการที่สหรัฐอเมริกามอง เห็นถึงประโยชน์มากหมาย ของการผลิตและการนำเอากลับมาใช้เป็นพลังงานทดแทน โดยเฉพาะการลดการนำเข้ามันเนื้อเพลิงและการลดการปลดปล่อยก๊าซเรือนกระจก เพื่อแก้ปัญหา โลกร้อน การสนับสนุนในเรื่องนโยบายของรัฐ กฎระเบียบข้อบังคับ และงบประมาณสนับสนุน การวิจัยและพัฒนาเทคโนโลยีที่มีความซัดเจนมากกว่าของไทยมาก ส่งผลให้มีการพัฒนาทั้ง เทคโนโลยีและการดำเนินธุรกิจของอุตสาหกรรมเอกทานอลเป็นไปอย่างรวดเร็วและมีประสิทธิภาพ

โรจน์ลักษณ์ ปริชา (2551) ได้ทำการศึกษาเรื่องผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซเชอร์ที่มีต่อ ภาคเกษตรกรรมและคุณภาพค้าไทย ผลการศึกษาพบว่า ปริมาณการใช้น้ำมันแก๊สโซเชอร์จะเพิ่มขึ้น มากก็ตาม แต่ในระยะสั้นปีที่ผ่านมา โรงงานเอกทานอลกลับประสบกับปัญหาอุปทานล้นตลาด ทำให้ โรงงานเอกทานอลต้องปรับตัว โดยการส่งออกเอกทานอลไปจำหน่ายยังต่างประเทศ กองปรกับผลจาก ความต้องการวัตถุดินโดยเฉพาะมันสำปะหลังที่เพิ่มสูงขึ้นมาก และผลจากต้นทุนวัตถุดินมีสัดส่วน ก่อนข้างสูงมากเมื่อเทียบกับต้นทุนค่าใช้จ่ายอื่นๆ ส่งผลให้โรงงานบางแห่งต้องหยุดผลิต เนื่องจากราคาน้ำมันแก๊สโซเชอร์ที่สูง

จำนวนน้ำยาอุตสาหกรรมต่ำกว่าด้านทุนการผลิต อย่างไรก็ตาม โรงงานอุตสาหกรรมที่ผลิตจากกากน้ำตาลยังมีความสามารถในการแข่งขันเนื่องจากราคาวัสดุคุณภาพน้ำตาลเมรากลางขึ้นไม่นักนัก

จากข้อมูลพยากรณ์ของกระทรวงพลังงาน ในช่วงปี พ.ศ. 2551-2554 จะมีปริมาณการใช้อุตสาหกรรมวันละ 1.3-2.4 ล้านลิตร โดยเมื่อสิ้นปี 2551 จะมีโรงงานอุตสาหกรรมจำนวน 19 แห่ง กำลังการผลิตวันละ 2.9 ล้านลิตร ซึ่งเพียงพอ กับการใช้อุตสาหกรรม ดังนั้น โรงงานอุตสาหกรรมที่ขอนแก่นจะได้รับประโยชน์ต่อไป จำนวน 45 แห่ง จึงยังไม่มีความจำเป็นจะต้องก่อสร้างต่อไป เนื่องจากจะเป็นการเร่งให้เกิดอุปทานส่วนเกินของอุตสาหกรรมมากขึ้น

อย่างไรก็ตาม หากมีการใช้น้ำมันแก๊สโซเชล E85 ปริมาณการใช้อุตสาหกรรมจะเพิ่มสูงขึ้น เป็นวันละ 11-13 ล้านลิตร ส่งผลให้ปริมาณวัสดุคุณภาพที่ผลิตได้ภายในประเทศซึ่งได้แก่ มันสำปะหลังและกากน้ำตาลไม่เพียงพอต่อความต้องการของโรงงานอุตสาหกรรม จำนวน 45 แห่ง ซึ่งมีกำลังการผลิตอุตสาหกรรมวันละ 10.8 ล้านลิตร ทั้งนี้ หารต้องการให้วัสดุคุณภาพเพียงพอต่อการผลิตอุตสาหกรรม จะต้องมีการขยายพื้นที่เพาะปลูกอ้อยจาก 6.2-6.7 ล้านไร่ เป็น 12.3-18.9 ล้านไร่ และมันสำปะหลังจาก 7.2-7.6 ล้านไร่ เป็น 8.5-9.4 ล้านไร่ หรือเพิ่มผลผลิตต่อไร่อ้อยจาก 9.6-11.1 ตันต่อไร่ เป็น 29.0 - 30.6 ตันต่อไร่ และมันสำปะหลังจาก 3.7 - 3.8 ตันต่อไร่ เป็น 4.1 - 4.7 ตันต่อไร่ทั้งนี้ เมื่อพิจารณาโอกาสของการขยายพื้นที่เพาะปลูกและผลผลิตต่อไร่อ้อยแล้ว ถือว่ามีโอกาสเป็นไปได้น้อย โดย เนพาะการเพิ่มผลผลิตต่อไร่จาก 10 ตันต่อไร่ เป็น 30 ตันต่อไร่ ต้องใช้ระยะเวลาในการปรับตัวด้านเทคโนโลยีการผลิต ส่วนการเพิ่มผลผลิตต่อไร่มันสำปะหลังให้เป็น 5.3 - 6.1 ตันต่อไร่ ก็น่าจะมีโอกาสเป็นไปได้สูงกว่าที่จะทำให้มีวัสดุคุณภาพเพียงพอต่อการผลิตอุตสาหกรรม สำหรับการใช้น้ำมันแก๊สโซเชล E100 จะต้องใช้เวลาพอสมควรเพื่อเตรียมความพร้อมทั้งด้านการเพิ่มกำลังการผลิตของโรงงานอุตสาหกรรม และการเพิ่มผลผลิตวัสดุคุณภาพเพียงพอ

ผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซเชลมากขึ้นมีส่วนช่วยให้มีการนำเข้าน้ำมันดิบ และนำเข้าสำเร็จรูปลดลง นอกจากนี้ยังช่วยให้สามารถประหยัดการนำเข้าสาร MTBE คิดเป็นมูลค่า 3,000 - 26,000 ล้านบาท และลดการนำเข้าน้ำมันดิบคิดเป็นมูลค่า 5,000 - 25,000 ล้านบาท

นอกจากนี้ การผลิตอุตสาหกรรมมีผลทำให้การส่งออกผลิตภัณฑ์มันสำปะหลังลดลงเนื่องจากมีการนำวัสดุคุณภาพผลิตอุตสาหกรรมมากขึ้น แต่การผลิตอุตสาหกรรมที่เพิ่มขึ้นยังไม่ส่งผลให้การส่งออก กากน้ำตาลลดลง เนื่องจากในปี พ.ศ. 2549 - 2550 ปริมาณกากน้ำตาลมีมากขึ้นตามปริมาณการผลิตอ้อย อย่างไรก็ตาม ผลกระทบการนำวัสดุคุณภาพผลิตอุตสาหกรรมจะก่อให้เกิดมูลค่าเพิ่มสูงกว่า การส่งออกวัสดุคุณภาพ

บทที่ 3

วิธีดำเนินการวิจัย

การศึกษาวิจัยเรื่องกลยุทธ์การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังของประเทศไทยได้กำหนดแนวทางในการศึกษา เพื่อให้ได้ข้อมูลที่ต้องการมาใช้ในการวิจัย ได้มีวิธีการดำเนินการวิจัยดังต่อไปนี้

1. ทำการเก็บรวบรวมข้อมูล สถิติที่เกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมการผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทย จากเอกสาร บทความ และงานวิจัยของภาครัฐและเอกชน
2. ศึกษาข้อมูลที่เกี่ยวกับการค้า และข้อตกลงระหว่างประเทศ ที่จะส่งผลกระทบกับอุตสาหกรรมผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทย
3. ศึกษาภูมิศาสตร์และข้อมูลทางภาคี ที่ส่งผลกระทบต่ออุตสาหกรรมผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทย
4. สำรวจผู้ประกอบการที่เป็นเจ้าของกิจการ หรือผู้จัดการ โรงงานในอุตสาหกรรมผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทย ให้ทราบข้อมูลเกี่ยวกับกลยุทธ์การบริหารจัดการในด้านการจัดหาวัสดุ จัดหาเครื่องจักร และวิธีการผลิตและการตลาด เพื่อให้ทราบโอกาส อุปสรรค จุดแข็ง และจุดอ่อน ในอุตสาหกรรมการผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทย
5. นำข้อมูลที่ได้มาวิเคราะห์ เพื่อหาข้อสรุปของสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้นกับอุตสาหกรรม เพื่อศึกษาความเป็นไปได้ของโครงการผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทยกรณีที่ใช้แก๊สโซฮอล์ E85
6. นำผลที่ได้จากการวิเคราะห์จากหัวข้อ 5 มาดำเนินการจัดทำกลยุทธ์ โดยใช้เครื่องมือ คือ เมททริกซ์ TOWS ในการช่วยการสร้างกลยุทธ์ในการบริหารจัดการของอุตสาหกรรมการผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทยให้สอดคล้องกับสภาพการแปรปรวนในปัจจุบันและอนาคตต่อไป

3.1 ข้อมูลที่ต้องการ

1. ข้อมูลทั่วไปเกี่ยวกับกระบวนการผลิตและการตลาดของอุตสาหกรรมผลิตเชื้อเพลิงเพื่อใช้เป็นพัฒนาการของประเทศไทย

2. ข้อมูลเกี่ยวกับการวางแผนและนโยบายของบุคคลที่มีส่วนเกี่ยวข้องในอุตสาหกรรมผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน ซึ่งแต่ละวัตถุดิบที่ใช้ในการผลิต กระบวนการในการผลิต และการตลาด เพื่อให้อุตสาหกรรมสามารถผลิตพัลังงานทดแทนได้อย่างพอเพียง
3. ข้อมูลด่างๆ ที่เกี่ยวข้องที่อาจส่งผลกระทบต่ออุตสาหกรรมผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน

3.2 การเก็บรวบรวมข้อมูล

ในการวิจัยเรื่องกลยุทธ์การผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทนของประเทศไทยนั้น ผู้วิจัยได้รวบรวมข้อมูลเพื่อใช้ในการวิเคราะห์ โดยจะทำการเก็บรวบรวมข้อมูลเชิงปริมาณ (Quantitative Method) และเชิงคุณภาพ (Qualitative Method) ซึ่งแหล่งที่มาของข้อมูลในการวิจัยครั้งนี้มาระหว่างแหล่งข้อมูลหลัก (Primary Data Source) และทุติยภูมิ (Secondary Data Source) ดังมีรายละเอียดต่อไปนี้

3.2.1 แหล่งข้อมูลปฐมภูมิ (Primary Data Source)

เป็นข้อมูลเบื้องต้นที่ได้จากการสัมภาษณ์ ผู้ที่เกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมการผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน ซึ่งเป็นข้อมูลที่เกี่ยวข้องกับกลยุทธ์การบริหารจัดการปัญหาและอุปสรรคในการดำเนินงานที่เกิดขึ้นกับผู้ที่เกี่ยวข้องในอุตสาหกรรมผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน ตลอดจนข้อเสนอแนะในการปรับกลยุทธ์การบริหารจัดการให้เหมาะสม

ผู้ที่มีส่วนเกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมการผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทนที่ทางผู้วิจัยได้ทำการสัมภาษณ์ ประกอบด้วย

1. ผู้นำแกนตระกรผู้ปลูกมันสำปะหลัง
2. เจ้าหน้าที่ภาครัฐที่เกี่ยวข้องกับนโยบายผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน
3. เจ้าของสถานที่ทำการผลิตมันสำปะหลังผู้ผลิตวัตถุดิบให้กับโรงงานอาหารออล
4. เจ้าของโรงงานหรือผู้จัดการโรงงานผลิตอาหารออลซึ่งใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุดิบที่ทำการเดินเครื่องผลิตอาหารออลแล้ว

3.2.2 แหล่งข้อมูลทุติยภูมิ (Secondary Data Source)

เก็บรวบรวมข้อมูลที่เป็นเอกสารและสถิติตัวเลขจากหน่วยงานของภาครัฐ ภาคเอกชน และหน่วยงานต่างๆ ที่เกี่ยวข้อง ดังต่อไปนี้

3.2.2.1 เก็บข้อมูลทางสถิติที่เกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมผลิตอาหารออล เพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทนในประเทศไทย จากเอกสาร อินเตอร์เน็ต ซึ่งได้รวบรวมงานวิจัย และบทความที่ทางภาครัฐและเอกชนได้จัดทำขึ้น รวมทั้งศึกษางานวิจัยที่เกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน เป็นต้น

3.2.2.2 ศึกษาข้อมูลทางด้านการเงินของผู้ประกอบการโรงงานผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลังจากแบบรายงานงบการเงิน เพื่อศึกษาเกี่ยวกับอัตราส่วนทางเงินซึ่งแสดงถึงความสามารถในการดำเนินงานของธุรกิจ

3.3 ข้อมูลที่ใช้ในการศึกษาความเป็นไปได้ของโครงการผลิตอุปกรณ์

3.3.1 สถานที่ตั้งโรงงาน

สถานที่ตั้ง โรงงานผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลัง นั้นมีวัตถุคุณภาพหลักคือมันสำปะหลังสด จึงควรตั้งอยู่ในเขตภาคตะวันออกเฉียงเหนือที่มีปริมาณวัตถุคุณภาพเป็นจำนวนมาก โดยการเลือกทำเลที่ตั้งจะดูให้ห่างจากโรงไฟฟ้าประมาณ 50 กิโลเมตร (จากการสำรวจผู้ประกอบการ) เพื่อหลีกเลี่ยงการแบ่งขันในการจัดซื้อวัตถุคุณภาพแบ่งกับโรงงานแบ่งมันสำปะหลัง และการกำหนดราคาที่ดินและพื้นที่ของโรงงานจะอ้างอิงจากข้อมูลของโรงงานที่เปิดดำเนินการแล้วแห่งหนึ่ง

3.3.2 อายุของโครงการ

อายุของโครงการ หมายถึง ช่วงระยะเวลาที่โครงการให้ผลประโยชน์ซึ่งขึ้นอยู่กับอายุทางกายภาพของปัจจัยประเภททุนที่สำคัญของโครงการ และระยะเวลาคืนทุน เป็นระยะเวลาที่ผลตอบแทนจากการดำเนินการศึกษาความเป็นไปได้ในการตั้ง โรงงานผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลัง กำหนดโครงการให้มีระยะเวลา 20 ปี ตามอายุของเครื่องจักร โดยการกำหนดระยะเวลาแบ่งออกเป็น 3 ช่วงคือ ช่วงระยะเวลาก่อสร้าง 2 ปี ช่วงระยะเวลาดำเนินการเริ่มต้น 3 ปี โดยเดินเครื่องจักร 80% ของกำลังการผลิต และช่วงระยะเวลาดำเนินการผลิตเต็มที่ 15 ปี

3.3.3 อัตราคิดลด (Discount Rate)

อัตราส่วนคิดลดที่ใช้ในการศึกษาความเป็นไปได้ทางการเงินของโครงการผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลัง ใช้อัตราคิดลดร้อยละ 7.5

3.3.4 การดำเนินการผลิต

การศึกษาความเป็นไปได้ทางการเงินของโครงการผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นพัฒนาเทคโนโลยีการดำเนินการผลิตและการประเมินการผลิต ดังต่อไปนี้

3.3.4.1 วัตถุคุณภาพหลักของโครงการในการผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลัง โดยการรับซื้อหน้าโรงงานที่ใกล้กับแหล่งผลิต

3.3.4.2 จำนวนวันที่ทำการผลิต 330 วันต่อปี จำนวนชั่วโมงที่ทำการผลิต 24 ชั่วโมงต่อวัน

3.3.4.3 กำลังการผลิตที่ทำการศึกษาความเป็นไปได้มี 3 ขนาด คือ 30,000 ลิตรต่อวัน 50,000 ลิตรต่อวัน และ 100,000 ลิตรต่อวัน โดยในช่วง 3 ปีแรกจะดำเนินการผลิตร้อยละ 80 ของกำลังการผลิตติดตัว และอีก 15 ปีต่อมาจะดำเนินการผลิตเต็มกำลังการผลิตติดตัว

3.3.5 ค่าเสื่อมราคา

ค่าเสื่อมราคาใช้วิธีคิดโดยตรง โดยคิดอายุการใช้งานของอาคารและสิ่งปลูกสร้าง เครื่องจักรและอุปกรณ์ มีอายุการใช้งาน 20 ปี ระบบสาธารณูปโภค มีอายุมีอายุการใช้งาน 10 ปี เครื่องตกแต่งและเครื่องใช้ในงาน ยานพาหนะ มีอายุการใช้งาน 5 ปี

3.3.6 มูลค่าสินทรัพย์คงเหลือ

มูลค่าสินทรัพย์คงเหลือของโครงการในปีสุดท้าย กำหนดให้ติดมีมูลค่าขาดท่ากับ ร้อยละ 100 ส่วนสินทรัพย์อื่นๆ เมื่อหมดอายุการใช้งานถือว่ามูลค่าขาดท่ากับศูนย์

3.3.7 การจำแนกต้นทุนและผลประโยชน์ของโครงการ

ต้นทุนและผลประโยชน์ของโครงการผลิตเอทานอลประกอบไปด้วยข้อมูลที่ใช้ในการ วิเคราะห์ดังนี้

3.3.7.1 ต้นทุนของโครงการ ประกอบด้วย 2 ส่วนคือ

1) ค่าใช้จ่ายในการลงทุน ได้แก่ ที่ดินและค่าใช้จ่ายในการพัฒนาอาคารและสิ่ง ปลูกสร้าง เครื่องจักรและอุปกรณ์ในการผลิตเอทานอล เครื่องตกแต่งและเครื่องใช้ในงาน ระบบ สาธารณูปโภค และยานพาหนะ

2) ค่าใช้จ่ายของโครงการ ประกอบไปด้วย 2 ส่วนคือ

2.1) ต้นทุนขาย ได้แก่ หัวมันสำปะหลัง สารเคมีและน้ำย่อย ค่าพลังงาน ไอน้ำ ค่าไฟฟ้า และค่าภาษีอากร

2.2) ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน ได้แก่ ค่าจ้างและเงินเดือน ค่าบำรุงรักษา เครื่องจักรและอุปกรณ์ ค่าใช้จ่ายด้านการบริหาร และค่าใช้จ่ายด้านการประกันภัย

3.3.7.2 ผลประโยชน์จากการเงินของโครงการ ประกอบไปด้วย 2 ส่วนคือ

1. ผลประโยชน์หลัก คือ เอทานอลที่มีความเข้มข้น 99.5%

2. ผลผลิตได้อื่นๆ คือ DDGS (Dry distillers grains with solubles) และกําช คาร์บอนไดออกไซด์ เป็นต้น

3.4 วิธีการวิเคราะห์

ในการศึกษากลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อเป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลัง เพื่อเป็น พลังงานของไทย ประกอบไปด้วยขั้นตอนวิธีการวิเคราะห์ คือ

3.4.1 การวิเคราะห์ปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้น

ทำการศึกษาข้อมูลจากบทความและงานวิจัย การสัมภาษณ์นักวิชาการและผู้ประกอบการ ที่เกี่ยวข้อง เพื่อที่จะได้ทราบถึงปัญหาต่างๆ ที่ส่งผลกระทบต่อการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง

3.4.2 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางด้านการเงิน

นำข้อมูลที่ได้มาใช้ในวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินเพื่อศึกษาการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังสดที่กำลังการผลิตขนาด 30,000 50,000 และ 100,000 ลิตรต่อวัน โดยใช้การวิเคราะห์มูลค่าปัจจุบัน (NPV) อัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) อัตราผลตอบแทนต่อทุน (B/C) ระยะเวลาคืนทุน (Pay Back Period) และวิเคราะห์ความอ่อนไหวกรณีต่าง ๆ คือ กรณีราคาของมันสำปะหลังเปลี่ยนแปลงไป กรณีราคาเอทานอลเปลี่ยนแปลงไป และกรณีราคาเอทานอลและราคาของมันสำปะหลังเปลี่ยนแปลงไป การวิเคราะห์ราคาแก๊สโซเชออล E85

3.4.3 การวิเคราะห์กลยุทธ์การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังเพื่อเป็นพลังงานทดแทนกรณีการใช้แก๊สโซเชออล E85

นำเอาข้อมูลที่ได้มาวิเคราะห์กลยุทธ์ซึ่งประกอบไปด้วยขั้นตอน ได้แก่ การวิเคราะห์สภาพแวดล้อม การกำหนดกลยุทธ์ การดำเนินกลยุทธ์ และการควบคุมและประเมินการปฏิบัติงาน โดยทำการวิเคราะห์ข้อมูลมีรายละเอียดดังต่อไปนี้

การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมจะประกอบไปด้วยการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอกซึ่งประกอบด้วยการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมทางสังคม (Societal Environment) การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมการทำงาน (Task Environment) ซึ่งในส่วนนี้จะมีการใช้แบบจำลองแรงผลักดันทั้งห้า (Five Forces Model) และการวิเคราะห์ปัจจัยอื่นๆ ที่ออกหนีจาก Five Forces Model เมื่อวิเคราะห์ข้อมูลเสร็จสิ้นแล้วให้นำข้อมูลที่ได้มาลงในตาราง (External Factor Analysis Summary : EFAS Table) การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในโดยจะใช้หลักการวิเคราะห์ห่วงโซ่คุณค่า (Value Chain Analysis) มาช่วยในการวิเคราะห์ แล้วนำข้อมูลที่ได้มาใส่ในตารางบทสรุปการวิเคราะห์องค์ประกอบภายใน (Internal Factor Analysis Summary : IFAS Table) ผลรวมที่ได้จากการทั้งสองในช่องคะแนนทั่วหน้าหัก (Weight Score) จะนำไปเปรียบเทียบใน Complete the Following step เพื่อการปรับตัวให้เข้ากับสภาพแวดล้อมภายนอกที่เปลี่ยนแปลงไป

การกำหนดกลยุทธ์ โดยใช้การวิเคราะห์สถานการณ์ปัจจุบันด้วย SWOT Analysis มาช่วยในการวิเคราะห์เพื่อกำหนดภารกิจ (Mission) วัตถุประสงค์ (Objective) การกำหนดกลยุทธ์ทางเลือก (Generating Alternative Strategies) โดยใช้ TOWS Matrix

การดำเนินกลยุทธ์ และการควบคุมและประเมินการปฏิบัติงานใช้ข้อมูลของกระทรวง พลังงานมาใช้ในการวิเคราะห์ เพื่อให้สามารถสร้างกลยุทธ์การผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลัง ให้มีความเหมาะสมต่อสถานการณ์ที่เกิดขึ้นในปัจจุบันและอนาคต ได้

สำหรับหลักเกณฑ์ในการกำหนดกลยุทธ์จาก TOWS Matrix มีหลักเกณฑ์การกำหนดค่าทั่วหน้าหักในการจัดทำกลยุทธ์ในตาราง EFAS IFAS และ SFAS (Wheelen&Hunger, 1998)

1) น้ำหนัก (Weight) การให้น้ำหนักของแต่ละปัจจัยจาก 1.0 (สำคัญมากที่สุด) ถึง 0.0 (ไม่มีความสำคัญ) โดยให้เทียบกับองค์ประกอบที่ส่งผลกระทบต่อองค์กร โดยเฉพาะการวางแผนร่างของกลยุทธ์ในปัจจุบัน การให้น้ำหนักที่สูงกว่ามีความสำคัญมากกับปัจจัยที่ทำให้องค์กรประสบความสำเร็จในปัจจุบันและอนาคต ซึ่งผลรวมของค่าถ่วงน้ำหนักต้องเท่ากับ 1.0

2) ประเมินผลกระทบ (Rating) กระจายผลกระทบของแต่ละปัจจัย จากคะแนน 1 (Poor : ต่ำมาก) ถึง 5 (Outstanding : สูงมาก) คะแนน โดยให้เทียบกับการตอบสนองของการจัดการในปัจจุบัน โดยเฉพาะของแต่ละปัจจัย ซึ่งการประเมินผลกระทบต้องให้ความยุติธรรมกับแต่ละปัจจัยถึงจะเป็นผลดีต่อองค์กรในปัจจุบัน

3) คะแนนถ่วงน้ำหนัก (Weight Score) เป็นผลคูณระหว่างน้ำหนัก (Weight) กับการประเมินผลกระทบ (Rating) ซึ่งผลรวมในช่องคะแนนถ่วงน้ำหนักมีค่าอยู่ระหว่าง 1 (Poor : ต่ำมาก) ถึง 5 (Outstanding : สูงมาก)

บทที่ 4

การวิเคราะห์ข้อมูล

การวิเคราะห์ข้อมูลงานวิจัยเรื่องกลยุทธ์การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังของประเทศไทย ประกอบไปด้วย 3 ขั้นตอนคือ การวิเคราะห์ปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้น การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินของโครงการผลิตเชื้อเพลิง และการวิเคราะห์กลยุทธ์ของการผลิตเชื้อเพลิง กรณีที่มีการใช้แก๊สโซฮอล์ E85 เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน ดังมีรายละเอียดดังต่อไปนี้

4.1 การวิเคราะห์ปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้น

เมื่อได้ศึกษาข้อมูลด้านต่างๆ ที่เกี่ยวข้องกับการผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลัง สามารถสรุปปัญหาเบื้องต้นเป็น 3 ด้านดังต่อไปนี้

4.1.1 ต้นน้ำ ประกอบไปด้วยข้อมูลต่าง ๆ ดังนี้

4.1.1.1 การสำรวจข้อมูลการเพาะปลูกมันสำปะหลัง

กล้า้มรงค์ ศรีรัต, (2550) ได้ศึกษาเรื่องสถานภาพการผลิตหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำปะหลังในการผลิตเชื้อเพลิง โดยการเก็บข้อมูลภาคสนามของเกษตรกรผู้ปลูกมันสำปะหลังในจังหวัดที่กำหนดให้เป็นพื้นที่เร่งรัดในปี พ.ศ. 2550/51 ในภาคตะวันออก ได้แก่ ชลบุรี ระยอง สาระแก้ว และภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ได้แก่ กาฬสินธุ์, นครราชสีมา, และมุกดาหาร รวมทั้งหมด 12 อำเภอ พบว่า เกษตรกรประสบกับ 2 ปัญหาหลัก คือ ปัญหาด้านการเพาะปลูก และปัญหาด้านเงินทุนและการจำหน่ายผลผลิต สรุปได้ดังนี้

1) ปัญหาด้านการเพาะปลูก

การเพาะปลูกประสบปัญหา ได้แก่ การขาดการภายนอกในไทร ไป จนถึงปัญหาใหญ่ที่สุด คือปัญหาภัยแล้ง ซึ่งเกิดขึ้นได้ในทุกภาคของประเทศไทยโดยเฉพาะภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ซึ่งมีสภาพพื้นดินที่กักเก็บน้ำได้ไม่ดี และมีระบบชลประทานที่ยังไม่ทั่วถึงนัก การเพาะปลูกและผลผลิตจึงขึ้นอยู่กับปริมาณน้ำฝนเป็นหลัก สำหรับการเพาะปลูกมันสำปะหลังเกษตรส่วนใหญ่ปลูกมันสำปะหลังกันนานา ไม่ต่ำกว่า 10 ปี และมีบางส่วนที่เริ่มมาปลูกมันสำปะหลัง หรือปลูกมากขึ้นในช่วงเวลา 2 - 3 ปีที่ผ่านมา เนื่องจากราคาผลผลิตดีขึ้น สำหรับเหตุผลหลักที่เกษตรกรเลือกปลูกมันสำปะหลังนั้น เนื่องจากสภาพดินในหลายพื้นที่มีลักษณะเป็นดินร่วนปนทราย ไป จนถึง

ดินทราย ซึ่งมีความอุดมสมบูรณ์ต่ำและมีแร่ธาตุอาหารน้อยอีกทั้งยังกักเก็บน้ำได้ไม่ดี การปลูกพืชชนิดอื่นจึงไม่ได้ผลดีนักหรือประสบปัญหาขาดทุน แต่พื้นที่ดังกล่าวสามารถใช้ปลูกมันสำปะหลังได้ เนื่องจากเป็นพืชที่ปลูกง่าย และไม่ชอบน้ำขัง อีกทั้งยังต้องการการคุ้มครองจากน้ำอย่างต่อเนื่อง ทำให้ไม่มีการใส่ปุ๋ยบำรุงดินหรือกำจัดวัชพืช ก็ทำให้ได้ผลผลิตต่ำ เช่นกัน เกษตรกรบางรายอาจใช้วิธีปลูกสลับกันระหว่างมันสำปะหลังกับพืชชนิดอื่น เช่น อ้อย เพื่อทำให้ดินมีความเหมาะสมต่อการปลูกมันสำปะหลังมากขึ้น ปัญหาที่มีผลกระทบต่อเกษตรกรรมมากที่สุด คือ ปัญหาภัยแล้ง ซึ่งเป็นสาเหตุที่ทำให้เกิดปัญหาอื่นๆ ตามมา ได้แก่

1.1) ในช่วงของการเตรียมดินหาก ໄກ หรือยกร่องเสร็จแล้ว ไม่ทำการเพาะปลูกภายใน 1 เดือน หรือฝนไม่ตก วัชพืชจะขึ้นที่ดินที่เตรียมเสร็จแล้ว และท่อนพันธุ์ที่เตรียมไว้อาจไม่แข็งแรงหรืออาจตายได้ ทำให้ต้องเตรียมดินหรือท่อนพันธุ์ใหม่ หรือเมื่อปักท่อนพันธุ์แล้วฝนไม่ตกรวมถึงคนงานปักท่อนพันธุ์ผิดโดยอาปลาบลัง จะทำให้ห่อนพันธุ์ไม่งอกได้ เช่นกัน จึงต้องคอยปักแซม ต้นพันธุ์ที่ตายใหม่อีกครั้งหนึ่ง

1.2) การใส่ปุ๋ยบำรุงดินและต้นพืชจะไม่ได้ผลดีหากไม่มีน้ำเป็นตัวช่วยละลายสารอาหารให้พืชดูดซึมไปใช้งานได้

1.3) ในระหว่างการเพาะปลูกหากฝนพังทึบช่วงนานเกษตรกรมักจะพบปัญหาเพลี้ยลงหรือปลวกกัดกินต้นพืช เกษตรกรส่วนใหญ่ไม่ได้มีการจัดการใดๆ เพราะเมื่อฝนตกแล้วปัญหาดังกล่าวจะหมดไปเองตามธรรมชาติ

1.4) ในช่วงของการเก็บเกี่ยวหากเก็บเกี่ยวในช่วงฝนตกจะทำให้เก็บเกี่ยวจางแต่ปริมาณแป้งจะต่ำ เนื่องจากมีความชื้นในหัวมันสูง แต่หากเก็บเกี่ยวในช่วงแห้งจะทำให้ขากเนื่องจากดินแข็งทำงานเสร็จช้า สืบเนื่องแรงงานเพิ่มขึ้น แต่ปริมาณแป้งจะสูง ในบางพื้นที่เก็บเกี่ยวโดยวิธีใช้รถบดและใช้คนงานค่อยเก็บขึ้นรถบรรทุก และอาจทำให้ผลผลิตบางส่วนเสียหายได้

1.5) ปัญหาปริมาณผลผลิตต่ำ ซึ่งเกิดจากพืชขาดน้ำจึงเจริญติดโตได้ไม่ดี มีการสะสมของแป้งที่หัวต่ำ

2) ปัญหาด้านเงินทุนและการจ้างหนี้ผลผลิต ผู้ประกอบอาชีวপ্লูกมันสำปะหลัง ส่วนใหญ่ยากจนและประสบปัญหารံ่องเงินทุน ถึงแม่ทางภาครัฐจะให้การสนับสนุนด้านแหล่งเงินกู้ จากธนาคารเพื่อการเกษตรและสหกรณ์การเกษตร (ธ.ก.ส.) และกองทุนหมู่บ้านกีตามแต่เนื่องจากสภาพดินฟ้าอากาศ และราคาผลผลิตที่ไม่แน่นอน ทำให้ในปีใดที่เก็บเกี่ยวผลผลิตได้น้อยหรือจำหน่ายไม่ได้ราคา ก็จะทำให้ประสบปัญหาขาดทุนและไม่มีเงินชำระหนี้ สำหรับโครงการแทรกแซงตลาดมันสำปะหลังของรัฐบาล โดยวิธีการรับจำนำผลผลิต จากรายงานผลการรับจำนำหัวมันสำปะหลัง

สุดในปีการเพาะปลูก พ.ศ. 2549 - 2550 ของกรมการค้าภายใน กระทรวงพาณิชย์ จนถึงสิ้นสุดระยะเวลาที่รับจำนำ พบว่าผลผลิตที่เกยตระกรนนำมาจำหน่ายมีเพียงประมาณ 1 ล้านตันจากเป้าหมายที่วางไว้ 7 ล้านตัน หรือคิดเป็นร้อยละ 15 ของเป้าหมาย แสดงให้เห็นว่ามีเกยตระกรส่วนนึอย่างเท่านั้น ที่เข้าร่วมโครงการ ข้อมูลจากการสัมภาษณ์พบว่า เกยตระกรส่วนใหญ่จำหน่ายผลผลิตให้กับโรงงาน เป็นมัน และลานมันตามราคาน้ำมันดิบ ไม่เกยตระกรเพียงบางรายเท่านั้นที่เคยนำผลผลิตไปจำหน่าย และให้ความเห็นว่าขั้นตอน และวิธีการของการจำหน่ายมีความยุ่งยาก และสามารถจำหน่ายผลผลิตแต่ละครั้ง ได้ในปริมาณน้อย ต้องรอเป็นเวลานานกว่าจะจำหน่ายผลผลิต ได้ตามที่ต้องการ อีกทั้งเมื่อทำการตรวจสอบปริมาณเบื้องต้น และมีการตรวจสอบราคากลาง ราคาน้ำมันดิบ ได้ไม่แตกต่างจากราคาตลาดเท่าไนก

สำหรับนโยบายส่งเสริมการเพาะปลูกในพื้นที่เร่งรัด ซึ่งรัฐจะให้การสนับสนุนในด้านท่อนพันธุ์และปัจจัยการผลิต รวมถึงให้การอบรมและแนะนำข้อมูลด้านการเพาะปลูก เกษตรกรบางส่วนเคยได้รับการสนับสนุน และได้รับการอบรมเกี่ยวกับข้อมูลด้านการเพาะปลูกในปี พ.ศ. 2549 หน่วยงานสำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร ได้ศึกษาในประเด็นนี้ เช่นกันและพบว่าผลผลิตเฉลี่ยต่อไร่ของประเทศไทยเพิ่มขึ้นจาก 3.375 ถันตันต่อไร่ ในปีเพาะปลูก พ.ศ. 2548/49 และเพิ่มเป็น 3.66 ถันตันต่อไร่ ในปีการเพาะปลูก พ.ศ. 2549/50 แสดงว่าผลการดำเนินงานน่าจะเป็นไปตามแนวทางนโยบายที่วางไว้ แต่จากการสัมภาษณ์พบว่ายังมีเกษตรกรอีกหลายคนที่ยังไม่ได้รับการสนับสนุนอย่างเพียงพอ หรือยังไม่สามารถขยายท่อนพันธุ์ที่ได้รับไปให้มากพอจึงทำให้ต้องเพาะปลูกตามสภาพและปัจจัยที่มีหากัน มีดังนั้นการรณรงค์และสนับสนุนที่ต่อเนื่องในปีต่อๆ ไปจะทำให้สามารถเพิ่มปริมาณผลผลิตมันสำปะหลังให้สูงขึ้นได้อีกมาก

ตารางที่ 4.1 ข้อมูลการสำรวจสถานภาพการเพาะปลูกมันสำปะหลังของเกษตรกร

ลักษณะ	พื้นที่สำรวจ					
	ชลบุรี	ระยอง	สระบุรี	นครราชสีมา	กาฬสินธุ์	มุกดาหาร
ขนาดพื้นที่ (ไร่) สภาพดิน	5-500	5-150	5-600	5-50	10-100	5-20
การนำร่องคืนก่อนปลูก				ทราย/ร่วนปูนทราย		
ช่วงเวลาการเพาะปลูก		รองพื้นบ้าง 40-50 กก./ไร่		ไม่มีเป็นส่วนใหญ่		
พันธุ์มันสำปะหลัง			ก.พ.-ม.ย., ต.ค.-ธ.ค.		มี.ค.-ต.ค.	
การใส่ปุ๋ย	R90/KU50 R5/R90	R90/KU50	KU/R5/R9	KU50/R90	KU50/R5	
การกำจัดวัชพืช	2 ครั้ง (เคมี/อินทรีย์ 40-50 กก./ไร่)			1 ครั้ง (เคมี 25-50 กก./ไร่)		
อายุเก็บเกี่ยว		ถาง, นีดยา 2-3 ครั้ง		ถางเป็นส่วนใหญ่, นีดยาบ้าง 1 ครั้ง		
วิธีเก็บเกี่ยว				10-12 เดือน		
ผลผลิต (ตัน/ไร่)	5-7	5-7	4-5	2-4	3-6	2-4
ปริมาณบรรทุก			รถเล็ก 2-3 ตัน, รถหกล้อ 10-12 ตัน, รถสิบล้อ 20 ตัน			
ระยะทาง			รถเล็ก 3-5 กม., รถหกล้อ 10-50 กม., รถสิบล้อ 10-50 กม.			
สถานที่จำหน่าย				โรงงานแปรรูป/ลานมันขึ้นกับราคา		
ราคากลางผลิต		โรงงานแปรรูป 1.30 บาท, ลานมัน 0.8-1.0 บาท		1.50 บาท (โรงงานแปรรูป) (โรงงานแปรรูป) (โรงงานแปรรูป)		1.00-1.50 บาท
การสนับสนุน						
- แหล่งเงินทุน		ธ.ก.ส.		ธ.ก.ส./กองทุนหมู่บ้าน		
- ปัจจัยการผลิต				มีบ้าง (ท่อนพันธุ์/ปุ๋ย)		
- การอบรม				มี (อบรมบ้าง/ไม่อบรมบ้าง)		
การจำนำผลผลิต			ทราบบ้าง/แต่ไม่นิยม	เนื่องจากยุ่งยากและราคาไม่แตกต่างนัก		
เกี่ยวกับอุปทานอุดติด AFET		ทราบบ้าง/ไม่ทราบบ้าง (จากโทรหศน์, ข่าว, หนังสือพิมพ์, การอบรม)				
พ่อค้าคนกลาง				ไม่รู้จัก		
				มีบ้าง (คนในพื้นที่)		

ที่มา : กล้ามรงค์ ศรีรอด, สถานภาพการผลิตหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำปะหลังและการผลิตอุปทานอุดเพื่อเป็นเชื้อเพลิง, 2550

จากข้อมูลการสำรวจสถานภาพการเพาะปลูกมันสำปะหลังของเกษตรกรจากจังหวัดที่เป็นกลุ่มตัวอย่างในภาคตะวันออก และภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ในตารางที่ 4.1 พบว่าในภาคตะวันออกมีพื้นที่เพาะปลูกของเกษตรกรบางรายมีขนาดใหญ่กว่า มีการนำรุ่งคินก่อนปลูก การใส่ปุ๋ย การกำจัดวัชพืชมากกว่า ทำให้ผลผลิตที่ได้ต่อไร่มีปริมาณมากกว่าในภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ส่วนด้านการขนส่งนั้น ได้เลือกใช้รถบรรทุก ด้านสถานที่จำหน่ายนั้นจะจำหน่ายให้กับโรงงานเบริงหรือลานมันหรือไม่ขึ้นอยู่กับราคา โดยในแต่ละจังหวัดจะมีราคาที่แตกต่างกัน แต่ถ้าขายให้โรงงานเบริงราคาผลผลิตจะอยู่ในช่วง 1.00 - 1.80 บาทต่อกิโลกรัม ด้านการได้รับการสนับสนุนมีทั้งแหล่งเงินกู้จากธนาคารเพื่อการเกษตรฯ และกองทุนหมุนบ้าน นอกจากนี้ยังมีการสนับสนุนด้านปัจจัยการผลิต คือ ห่อนพันธุ์ และปุ๋ย และด้านการอบรม ส่วนด้านการรับจำนำผลผลิตไม่ได้รับความนิยมจากเกษตรกรเนื่องจากยุ่งยาก และราคาไม่แตกต่างกันมากนัก

4.1.1.2 ยุทธศาสตร์มันสำปะหลัง

กล้านรงค์ ศรีรอด, (2550) ได้ศึกษาเรื่องสถานภาพการผลิตหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำหรับการผลิตเอทานอลเพื่อเป็นเชื้อเพลิง สรุปได้ว่า จากสถานการณ์พลังงานและนโยบายพลังงานที่มีความต้องการใช้อุตสาหกรรม เพื่อเป็นส่วนผสมในน้ำมันแก๊สโซฮอล์ที่ต้องใช้อุตสาหกรรมบริโภค 3 ล้านลิตรต่อวันในปี พ.ศ. 2554 เป็นต้นไป โดยกำหนดความต้องการเอทานอลจากมันสำปะหลังไว้ที่ 2 ล้านลิตรต่อวัน ซึ่งถ้าเป็นไปตามแผนจะต้องใช้มันสำปะหลังประมาณ 4.4 ล้านตันต่อปี ปริมาณความต้องการที่เพิ่มขึ้นดังกล่าว เมื่อประเมินจากศักยภาพในการผลิตของมันสำปะหลังพบว่า สามารถเพิ่มขึ้นจากการเพิ่มปริมาณการผลิตหรือปริมาณผลผลิตเฉลี่ยต่อไร่ ด้วยปัจจัยสนับสนุนต่างๆ เช่น การใช้หอนพันธุ์ที่มีคุณภาพ การปรับปรุงคืน การสนับสนุนด้านปุ๋ย การถ่ายทอดเทคโนโลยี การประชาสัมพันธ์ และอื่นๆ โดยเริ่มจากพื้นที่ที่มีศักยภาพในการยกระดับผลผลิตให้สูงกว่า 5 ตันต่อไร่ พื้นที่ดังกล่าวเรียกว่า พื้นที่เร่งรัด วิธีการนี้จะสามารถคงพื้นที่การเพาะปลูกไว้ประมาณ 6.6 ล้านไร่โดยไม่กระทบต่อพื้นที่เพาะปลูก และผลผลิตของพืชชนิดอื่นๆ

ตารางที่ 4.2 แผนการเพิ่มประสิทธิภาพการผลิตมันสำปะหลังตามยุทธศาสตร์

ปี	พื้นที่ปลูก (ล้านไร่)	ผลผลิตเฉลี่ย (ตัน/ไร่)	ผลผลิตรวม (ล้านตัน)
2549/50	พื้นที่เร่งรัด (1) 1.2	3.0 → 5.0	6.0
	พื้นที่เร่งรัด (2) 1.2	3.0 → 3.2	3.8
	พื้นที่ทั่วไป 4.2	3.0 → 3.2	13.5
	รวม	3.5	23.3
2550/51	พื้นที่เร่งรัด (1) 1.2	5.0 → 6.0	7.2
	พื้นที่เร่งรัด (2) 1.2	3.2 → 5.0	6.0
	พื้นที่ทั่วไป 4.2	3.2 → 3.4	14.5
	รวม	4.2	27.5

ที่มา : สมาคมแป้งมันสำปะหลังไทย, www , 2550

ตารางที่ 4.3 พื้นที่เร่งรัด 1.2 ล้านไร่ในปีการเพาะปลูก พ.ศ. 2549/50

จังหวัด	จำนวน (อำเภอ)	พื้นที่ (พันไร่)
ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ		
1. ขอนแก่น	7	50
2. ชัยภูมิ	8	150
3. นครราชสีมา	4	597
4. บุรีรัมย์	8	100
5. หนองบัวลำภู	1	3
6. อุดรธานี	5	20
รวมภาคอีสาน	33	920
ภาคตะวันออก		
1. ฉะเชิงเทรา	4	90
2. ปราจีนบุรี	3	50
3. ระยอง	7	140
รวมภาคตะวันออก	14	260
รวมทั่งประเทศไทย	47	1,200

ที่มา : สมาคมแป้งมันสำปะหลังไทย, www , 2550

ตารางที่ 4.4 พื้นที่เร่งรัด 1.2 ล้านไร่ในปีการเพาะปลูก พ.ศ. 2549/50 (พื้นที่เร่งรัด 2)

จังหวัด	จำนวน (อำเภอ)	พื้นที่ (พันไร่)
ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ		
1. กาฬสินธุ์	12	145
2. นครราชสีมา	7	245
3. มหาสารคาม	3	21
4. นุกดาหาร	6	84
5. ยโสธร	5	38
6. ร้อยเอ็ด	4	28
7. เลย	5	74
8. ศรีสะเกษ	3	21
9. สกลนคร	2	18
10. สุรินทร์	1	8
11. อامนาจเจริญ	1	12
12. อุบลราชธานี	4	23
รวมภาคอีสาน	53	717
ภาคตะวันออก		
1. ชลบุรี	8	207
2. จันทบุรี	5	74
3. สารแก้ว	7	204
รวมภาคตะวันออก	20	485
รวมทั้งประเทศ	73	1,200

ที่มา : สมาคมแป้งมันสำปะหลังไทย, www , 2550

จากข้อมูลยุทธศาสตร์มันสำปะหลังของกระทรวงเกษตรและสหกรณ์ที่มีการกำหนดพื้นที่เร่งรัด ในตารางที่ 4.2 4.3 และ 4.4 เกษตรกรในพื้นที่เร่งรัดจะได้รับการสนับสนุนปัจจัยการผลิต เช่น ปุ๋ย และการสนับสนุนท่อนพันธุ์ โดยเป็นต้นแบบในการนำร่องในการวางแผนพัฒนาพื้นที่ส่วนเหลือต่อไป ปริมาณผลผลิตมันสำปะหลังในปี พ.ศ. 2550 มีปริมาณ 26 ล้านตัน ซึ่งครึ่งหนึ่งจะใช้สำหรับผลิตแป้งมันสำปะหลังและแป้งคัดแปรเพื่อใช้ในประเทศและส่งออก อีกส่วนหนึ่งจะผลิตเป็นมันเส้นและมันอัดเม็ด ใช้เป็นส่วนผสมของอาหารสัตว์และส่งออก และใช้เป็น

วัตถุดิบในการผลิตอุทกานอล ซึ่งพื้นที่ร่างรักที่ 1 และพื้นที่ร่างรักที่ 2 จะแสดงรายละเอียด ดังตารางที่ 4.2, 4.3, และ 4.4 ดังกล่าว

จากการที่มีการหันมาเริ่มวางแผนด้านการเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลัง โดยมีการ กำหนดพื้นที่เป้าหมายที่ได้รับการส่งเสริมอย่างเด่นชัด ทำให้คาดว่าจะสามารถผลิตมันสำปะหลังได้ เพียงพอต่อการรองรับการเติบโตของอุตสาหกรรมอุทกานอล และการใช้แก๊สโซเชลล์ E85 เป็น พลังงานทดแทน และจากการสัมภาษณ์อาจารย์ผู้เชี่ยวชาญด้านมันสำปะหลัง ดร.อัศจรรย์ สุขชาร์ง เกี่ยวกับการเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลังสามารถทำได้ถึงระดับ 12.12 ตันต่อไร่ โดยใช้พันธุ์ CRM 43-40-82 (ในแปลงทดลองของมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี) ซึ่งขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายๆ ด้านปริมาณผลผลิตที่ได้จะแปรผันโดยตรงกับต้นทุนที่ต้องจ่ายลงไปในการผลิต แต่ต้องทำอย่าง เหมาะสมกับวิธีการเพาะปลูก การดูแลรักษา และวิธีการเก็บเกี่ยว โดยอาจลดต้นทุนในการเพาะปลูก ได้โดยการใช้หินฝุ่น เพื่อช่วยลดปริมาณการใช้ปุ๋ยซึ่งมีต้นทุนที่ต่ำกว่า

4.1.1.3 การประมาณการปริมาณมันสำปะหลังสำหรับอุตสาหกรรมอุทกานอล

กล้า้มรงค์ ศรีรอด, (2550) ได้ศึกษาถึงสถานภาพการผลิตหัวมันสำปะหลังและ คุณภาพหัวมันสำหรับการผลิตอุทกานอลเพื่อเป็นเชื้อเพลิงสรุปว่า ผลผลิตมันสำปะหลังของประเทศไทย มีแนวโน้มเพิ่มสูงขึ้น เนื่องจากนโยบายและการสนับสนุนของภาครัฐที่มีผลมาจากการ ต้องการมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตแบ็กมันสำปะหลัง มันเส้น และมันอัดเม็ด ซึ่งมี แนวโน้มการใช้ประโยชน์และการส่งออกสูงขึ้น นอกจากนี้ประเทศไทยได้ประกาศยกเว้นการใช้ นำ้มันเบนซิน 95 และเบนซิน 91 ในรถยนต์เบนซินโดยเปลี่ยนมาใช้แก๊สโซเชลล์ที่ใช้อุทกานอลเป็น ส่วนผสมแทน ทำให้อุตสาหกรรมผลิตอุทกานอลจากมันสำปะหลังเพิ่มขึ้นอย่างรวดเร็ว โรงงานที่ ได้รับอนุญาตและกำลังก่อสร้างมีอีกเป็นจำนวนมาก จึงส่งผลให้ความต้องการวัตถุดิบมันสำปะหลัง ในอนาคต มีปริมาณสูงขึ้น เช่นเดียวกัน สัดส่วนปริมาณผลผลิตกับการใช้ประโยชน์ด้านต่างๆ ในปี พ.ศ. 2550 - 2560 สามารถประมาณสถานการณ์ตามนโยบายแผนเดิมได้ดังตารางที่ 4.5

**ตารางที่ 4.5 การประมาณการผลผลิตมันสำปะหลัง และการนำไปใช้ประโยชน์ในอุตสาหกรรม
ต่างๆ ในปี พ.ศ. 2550 – 2560**

ปี พ.ศ.	ผลผลิต (ล้านตัน)*	อุตสาหกรรม แบ่งมัน (ล้านตัน)	อุตสาหกรรม มันเส้น/มัน อัดเม็ด (ล้านตัน)	อุตสาหกรรมอื่น ทานออล (ล้านตัน)	ปริมาณเอทานอลที่ผลิตได้ (ล้านลิตร/ปี)**	ปริมาณเอทานอลที่ผลิตได้ (ล้านลิตร/วัน)
2550	23.28	12	9	2.28	380.00	1.06
2551	27.45	12	9	6.45	1,075.00	2.99
2552	29.70	12	9	8.70	1,450.00	4.03
2553	29.70	12	9	8.70	1,450.00	4.03
2554	29.70	12	9	8.70	1,450.00	4.03
2555	33.00	12	9	12.00	2,000.00	5.56
2556	33.00	12	9	12.00	2,000.00	5.56
2557	33.00	12	9	12.00	2,000.00	5.56
2558	33.00	12	9	12.00	2,000.00	5.56
2559	33.00	12	9	12.00	2,000.00	5.56
2560	33.00	12	9	12.00	2,000.00	5.56

ที่มา : กลั่นรังค์ ศรีรัต, สถานภาพการผลิตหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำหรับการผลิตอาหารanol เพื่อเป็นเชื้อเพลิง, 2550

หมายเหตุ : *การคาดการณ์ผลผลิตมันสำปะหลังจากแผนยุทธศาสตร์มันสำปะหลังของกระทรวงเกษตรและสหกรณ์ปี พ.ศ. 2549

**มันสำปะหลัง 1 ตัน สามารถผลิตอาหารanol ได้ประมาณ 165 ลิตร

จากตารางที่ 4.5 พบว่าปริมาณมันสำปะหลังที่คาดการไว้เพื่อการผลิตอาหารanol สามารถตอบสนองต่อการผลิตอาหารanol ได้เพียง 5.56 ล้านลิตรต่อวัน ปริมาณมันสำปะหลังที่ใช้ในการผลิตอาหารanol ต่ำกว่าปริมาณความต้องการของโรงงานอาหารอลที่ใช้มันสำปะหลังที่ขอนนูญาตก่อสร้างไว้ซึ่งมีกำลังการผลิตรวมกันอยู่ที่ 8.59 ล้านลิตรต่อวัน หรือมีหัวมันสำปะหลังสด ที่ไม่เพียงพอต่อความต้องการของโรงงานอาหารอลประมาณ 18,363.63 ตันต่อวัน

4.1.1.4 ราคารับจำนำมันสำปะหลังสด

ราคารับจำนำมันสำปะหลังมีผลต่อการอ้างอิงราามันสำปะหลังในตลาดซึ่งทำให้ราคainตลาดจะต่ำกว่าราคารับจำนำไม่มากนัก ซึ่งการศึกษาราคารับจำนำนี้มีความสำคัญต่อการกำหนด

ต้นทุนการผลิตเอทานอล โดยในปี พ.ศ. 2551/2552 ราคารับจำนำหัวมันสำปะหลังสดที่เชื้อแบ่ง 25% ณ จุดรับจำนำ กำหนดเป็นขั้นบันไดดังนี้ (กรมการค้าภายใน, ออนไลน์, 2552)

เดือนพฤษภาคม พ.ศ. 2551	กิโลกรัมละ 1.80 บาท
เดือนธันวาคม พ.ศ. 2551	กิโลกรัมละ 1.85 บาท
เดือนมกราคม พ.ศ. 2552	กิโลกรัมละ 1.90 บาท
เดือนกุมภาพันธ์ พ.ศ. 2552	กิโลกรัมละ 1.95 บาท
เดือนมีนาคม พ.ศ. 2552	กิโลกรัมละ 2.00 บาท
เดือนเมษายน พ.ศ. 2552	กิโลกรัมละ 2.05 บาท

ทั้งนี้ราคารับจำนำหัวมันสด ณ เปอร์เซ็นต์เชื้อแบ่งอื่นให้ปรับเพิ่ม/ลดเปอร์เซ็นต์ละ 0.02 บาท ถ้าหากมันสำปะหลังในท้องตลาดใกล้เคียงกับราคารับจำนำจะทำให้ต้นทุนในการผลิตเอทานอลเพิ่มขึ้นมาก จนอาจส่งผลต่อการกำหนดราคาแก๊สโซเชลล์ E85 ให้ต่ำกว่าราคาน้ำมันเบนซิน E10 ออกเทน 91 ที่ 30% นั้น ทำได้จากเพรpareเอทานอลที่ผลิตได้จากมันสำปะหลังในราคารับจำนำมีต้นทุนที่สูงกว่าน้ำมันเบนซินในปัจจุบันโดยเฉลี่ย ในช่วงเดือน มกราคม - กุมภาพันธ์ พ.ศ. 2552

4.1.2 กลาโหม

เป็นขบวนการแปรรูปวัตถุคุณคือมันสำปะหลังให้กลายเป็นเอทานอล โดยปัจจุบันมีการนำเข้าเทคโนโลยีในการผลิตจากประเทศต่างๆ หลายประเทศมาใช้ในการผลิตเอทานอล รวมถึงการนำเอาผลพลอยได้จากการผลิตมาใช้ประโยชน์ รวมถึงการนำเอทานอลไปแปรรูปเป็นสารเคมีที่จำเป็นต่ออุตสาหกรรม ดังต่อไปนี้

4.1.2.1 ด้านเทคโนโลยีในการผลิต

การผลิตเอทานอลสามารถผลิตได้ทั้งวิธีสังเคราะห์ทางเคมีและวิธีการหมัก ร้อยละ 95 ของเอทานอลที่ผลิตได้ทั้งหมดมาจากกระบวนการหมัก วิธีการประกอบด้วยขั้นตอนหลักๆ ได้แก่ การเตรียมวัตถุคุณคือ การหมัก การกลั่น และการกำจัดน้ำ แต่ในขั้นตอนการเตรียมวัตถุคุณคือจะมีความแตกต่างกัน ซึ่งถ้าใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุคุณคือจะต้องมีการเพิ่มเครื่องมือในการทำความสะอาดหัวมันและเครื่องสับเข้ามาระบบเพิ่มเติม (จากการสัมภาษณ์ผู้จัดการโรงงานแห่งหนึ่ง) แต่ถ้าใช้มันเส้นเป็นวัตถุคุณคือไม่ต้องเพิ่มเติมอุปกรณ์เข้าไป เพราะเครื่องจักรที่นำเข้ามาจากประเทศจีนสามารถใช้งานได้เลย เพราะเนื่องจากประเทศจีนใช้มันเส้นเป็นวัตถุคุณคือในการผลิต นอกจากนี้ การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง ได้มีเทคโนโลยีจากต่างประเทศเข้ามายังประเทศไทยมาอย่างต่อเนื่อง Katzen Maguin Interis Praj Alfa Laval และ Shangdong เป็นต้น แต่ที่นิยมใช้มาก คือ เทคโนโลยีจากประเทศจีน และประเทศอินเดีย ซึ่งแต่ละเทคโนโลยีมีขั้นตอนแตกต่าง ตามตารางที่ 4.6

ตารางที่ 4.6 สรุปตัวอย่างเทคโนโลยีการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังในประเทศไทย

เทคโนโลยี	ประเทศ	ลักษณะเด่น
KATZEN	สหรัฐอเมริกา	<ul style="list-style-type: none"> - มีขั้นตอนการบดมันสำปะหลังแบบหยาบ ลดการฟื้งกระจายน้ำเปลี่ยนมือตราส่วนของแข็งสูงกว่าร้อยละ 33 - ใช้ระบบสูญญากาศในขั้นตอน Liquefaction อุณหภูมิ 121°C - ใช้การหมักแบบรวมເเอกสารย่อยครั้งสุดท้ายและการหมักໄว้ในขั้นตอนเดียวกัน (Simultaneous Saccharification and Fermentation : SSF) - ใช้การกลั่นแบบ 2 คอลัมน์แบบ Multi pressure - ทำเอทานอลให้บริสุทธิ์โดยใช้ Molecular sieve dehydration
MAGUIN	ฝรั่งเศส	<ul style="list-style-type: none"> - มีขั้นตอนแยกทราราย และการบดและกรองมันสำปะหลัง - มีการใช้ออนไซซ์ม์ Cellulose ร่วมกับ α-amylase ในขั้นตอน Liquefaction ใช้อุณหภูมิ $90 - 100^{\circ}\text{C}$ - ใช้การหมักแบบต่อเนื่องหลายถัง (Cascade Continuous fermentation) - ใช้การกลั่นแบบ 2 คอลัมน์ - ทำเอทานอลให้บริสุทธิ์โดยใช้ Molecular sieve dehydration
PRAJ	อินเดีย	<ul style="list-style-type: none"> - ไม่มีขั้นตอนการเตรียมวัตถุคุณภาพแต่สามารถติดตั้งเพิ่มเองได้ - ในขั้นตอน Liquefaction ใช้อุณหภูมิ 85°C ในเวลา 90 นาที แล้วทำให้เย็น - ใช้การหมักแบบต่อเนื่อง (Continuous) แบบ SSF - ใช้การกลั่นแบบ 2 คอลัมน์แบบ Multi pressure - ทำเอทานอลให้บริสุทธิ์โดยใช้ Molecular sieve dehydration
ALFA LAVAL	อินเดีย	<ul style="list-style-type: none"> - ไม่มีขั้นตอนการเตรียมวัตถุคุณภาพแต่สามารถติดตั้งเพิ่มเองได้ - ในขั้นตอน Liquefaction ใช้อุณหภูมิ 90°C ในเวลา 90 นาที แล้วทำให้เย็น - ใช้การหมักแบบเบ็ดเสร็จ (Batch) แบบ SSF - ใช้การกลั่นแบบหลายคอลัมน์แบบ Multi pressure - ทำเอทานอลให้บริสุทธิ์โดยใช้ Molecular sieve dehydration

ตารางที่ 4.6 สรุปตัวอย่างเทคโนโลยีการผลิตอาหารน้ำจากมันสำปะหลังในประเทศไทย (ต่อ)

เทคโนโลยี	ประเทศ	ลักษณะเด่น
SHANDONG	จีน	<ul style="list-style-type: none"> - มีขั้นตอนการแยกทรัพย์ และสามารถดูดมันสำปะหลังได้ขนาดสม่ำเสมอ - มีการย่อยแบ่งได้สม่ำเสมอ โดยใช้ระบบการย่อยครั้งแรก (Liquefaction) 2 ครั้ง - ใช้การหมักแบบต่อเนื่อง (Continuous) - ใช้การกลั่นแบบ 2 คอลัมน์แบบ Multi pressure - ทำอาหารน้ำให้บริสุทธิ์โดยใช้ Molecular sieve dehydration

ที่มา : กล้า้มรงค์ ศรีรอด, สถานภาพการผลิตหัวมันสำปะหลังและคุณภาพหัวมันสำหรับการผลิต
อาหารน้ำเพื่อเป็นเชื้อเพลิง, 2550

4.1.2.2 ด้านการนำอาหารน้ำและผลพลอยได้มาใช้ประโยชน์

ในระหว่างการผลิตอาหารน้ำยังเกิดผลพลอยได้อีกหลายชนิด ได้แก่ ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ พูเชลออกไซล์ ภาคที่เป็นวัตถุคุบตั้งตันหรือ DDGS (Dry distillers grains with solubles) ยีสต์ ซึ่งสามารถสร้างมูลค่าเพิ่มให้กับโรงงานอาหารน้ำอีกทางหนึ่ง เมื่อพิจารณาความเป็นไปได้ในการลงทุนเพิ่มเติมเพื่อนำผลพลอยได้จากการผลิตอาหารน้ำจากมันสำปะหลังมาใช้ประโยชน์ควบคู่กับการผลิตอาหารน้ำ จะช่วยลดภาระด้านการลงทุนของโรงงาน ได้ ผลพลอยได้ดังกล่าวสรุปได้ ดังตารางที่ 4.7 (สถาบันค้นคว้าและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรม การเกษตรมหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, 2549)

ตารางที่ 4.7 การนำเอothanol และผลพลอยได้มาใช้ประโยชน์

เอothanol และผล พลอยได้	การใช้ประโยชน์
กรดอะซิติก (Acetic acid)	พบว่าปริมาณการผลิตกรดอะซิติกในประเทศไทยไม่เพียงพอต่อความต้องการใช้ทำให้ประเทศไทยต้องนำเข้ากรดอะซิติกจากต่างประเทศ ดังนั้นโอกาสทางการตลาดจึงมีสูง และทำให้เกิดความเป็นไปทางการลงทุน
เอทิลอะซิตेट (Ethyl acetate)	พบว่าประเทศไทย มีผู้ผลิตภายในประเทศน้อย ทำให้ต้องนำเข้าเอทิลอะซิตेटจากต่างประเทศ โอกาสทางการตลาดและความเป็นไปได้ในการลงทุน
คาร์บอน ไดออกไซด์ (CO ₂)	ในกระบวนการหมักเอothanol และได้คาร์บอน ไดออกไซด์ซึ่งมีความต้องการทางการตลาด แต่มีข้อจำกัดในการขนส่ง ทำให้ความเป็นไปได้ในการลงทุนไม่แน่นอน
ฟูเชลօอยล์ (Fuel oil)	มีข้อจำกัดด้านเทคโนโลยีการทำให้บริสุทธิ์ จึงทำให้มีข้อจำกัดในการใช้ประโยชน์ที่ต้องเป็นปัจจัยของผล
กากที่เป็นวัตถุคุณตั้งต้านหรือ DDGS (Dry distillers grains with solubles)	เป็นผลิตภัณฑ์ที่ไม่ต้องการเทคโนโลยีในการผลิตขั้นสูง และมีการสร้างตลาดภายในประเทศไทยสำหรับใช้ในอุตสาหกรรมอาหารสัตว์ โอกาสทางการตลาดจึงมีสูง ทำให้ความเป็นไปได้ทางการลงทุนสูง ในกรณีที่โรงงานมีการลงทุนผลิต DDGS ร่วมกับการผลิตเอothanol ก็จะทำให้อัตราผลตอบแทนการลงทุนเพิ่มขึ้นเล็กน้อย ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับราคาของ DDGS ซึ่งเป็นผลิตภัณฑ์ใหม่
ยีสต์ (Yeast)	สามารถพัฒนาเป็นผลิตภัณฑ์ที่มีมูลค่าเพิ่มได้หลายชนิด และมีความต้องการของตลาดทั้งภายในและภายนอกประเทศไทย รวมทั้งมีความพร้อมทางด้านเทคโนโลยี จึงทำให้โอกาสทางการตลาดมีสูงมาก และความเป็นไปได้ในการลงทุนสูงด้วย จึงทำให้อัตราผลตอบแทนการลงทุนเพิ่มขึ้นและระยะเวลาคืนทุนลดลง
ก๊าซชีวภาพ (Biogas)	เป็นการจัดการที่ควรดำเนินการ เพื่อช่วยตอบสนองอุปสงค์ด้านพลังงานของโรงงาน
ปุ๋ยอินทรีย์	เป็นผลิตภัณฑ์ที่ไม่ต้องการเทคโนโลยีในการผลิตขั้นสูง และมีตลาดภายในประเทศไทยย่างชัดเจน แต่มีข้อจำกัดด้านการขนส่ง ทำให้ความเป็นไปได้ทางการลงทุนต่ำ

ที่มา : สถาบันค้นคว้าและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมการเกษตรมหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, การนำของเสียจากการผลิตเอothanol ใช้ประโยชน์เพื่อเพิ่มมูลค่า, 2549

การใช้ประโยชน์ของเสียอย่างมีประสิทธิภาพนี้ จะเป็นทั้งการสร้างรายได้ให้กับโรงงาน ในขณะเดียวกันจะช่วยลดภาระค่าใช้จ่ายในการจัดการของเสียของโรงงาน ซึ่งจะช่วยให้โรงงาน มีดันทุนที่ต่ำลง ดังตารางที่ 4.8

ตารางที่ 4.8 การวิเคราะห์การลงทุน (Investment Analysis) ของโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังที่มีการจัดการผลผลอยได้ในรูปแบบต่างๆ

รายการ	รูปแบบของโรงงาน		
	เอทานอล	เอทานอลและ DDGS	เอทานอลและ ผลิตภัณฑ์ยีสต์
กำลังการผลิตเอทานอล (ลิตร/วัน)	150,000	150,000	150,000
อายุโครงการ (ปี)	15	15	15
คอกเบี้ยของเงินลงทุน (ร้อยละ)	8	8	8
มูลค่าการลงทุนรวม (บาท)	1,217,400,000	1,353,400,000	1,408,400,000
ราคาขายเอทานอลและผลผลอยได้ (บาทต่อหน่วย)			
-เอทานอล (ต่อลิตร)	25	25	25
-ผลิตผลผลอยได้ชนิดที่ 1 (ต่อกิโลกรัม)	-	5*	200**
-ผลิตผลผลอยได้ชนิดที่ 2 (ต่อกิโลกรัม)	-	-	
มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (บาท)	-	-	800***
(Net Present Value)			
อัตราผลตอบแทนการลงทุน (ร้อยละ)	21.9	22.2	28.0
(Internal Rate of Return, IRR)			
ระยะเวลาคืนทุน (Payback Period): ปี	4	4	3.5

ที่มา : สถาบันค้นคว้าและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมการเกษตรมหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, การนำของเสียจากเอทานอลมาใช้ประโยชน์เพื่อเพิ่มมูลค่า, 2549

หมายเหตุ : *DDGS, **Yeast Extract, ***Yeast Cell Wall

4.1.2.3 เทคโนโลยีของโรงงานภายในประเทศไทยที่เปิดดำเนินการแล้ว

จากการสัมภาษณ์ผู้ประกอบการโรงงานผลิตเอทานอลที่ใช้มันสำปะหลังเป็นวัตถุคิดเหงงหนึ่ง ได้ทำการผลิตเอทานอล เพื่อจำหน่ายเป็นเชื้อเพลิง ให้กับผู้ค้านำมันในประเทศไทย ตั้งแต่เดือน

มกราคม พ.ศ. 2549 และใช้วัตถุดิบประกอบไปด้วยมันสำปะหลังสด และมันสำปะหลังเส้น โดยใช้เทคโนโลยีในการผลิตจากประเภทจีน ควบคุมการผลิตด้วยระบบคอมพิวเตอร์ กำลังการผลิตที่ขอนน้ำยาต 130,000 ลิตรต่อวัน แต่ปัจจุบันทำการผลิตอยู่ระดับ 70% ของกำลังการผลิต และทางโรงงานมีการซึ่งแรงงานจากประเทศจีนมาอยู่ควบคุมและซ่อมบำรุงเครื่องจักรเพื่อช่วยในการควบคุมการผลิตและถ่ายทอดเทคโนโลยีให้กับแรงงานชาวไทย ทางโรงงานมีแผนในการซ่อมบำรุง เครื่องจักรปีละ 1 ครั้ง บริษัทมีระบบการจัดการนำสืบเป็นระบบปิดคือนำสืบจากกระบวนการผลิตที่ผ่านกระบวนการนำบัดจะถูกนำกลับมาหมุนเวียนใช้ในกระบวนการผลิตใหม่ นอกจากนี้นำสืบที่เข้าสู่กระบวนการนำบัดยังสามารถใช้ผลิตก๊าซชีวภาพ (Biogas) นำกลับมาเป็นพลังงานให้กับโรงงานช่วยประหยัดค่าใช้จ่าย ด้านพลังงานให้กับโรงงาน และบริษัทยังมีการนำของเสียที่ได้จากการผลิตมาทำปุ๋ยชีวภาพเพื่อสร้างรายได้ให้กับโรงงานอีกด้วย (จากการสัมภาษณ์ผู้จัดการโรงงานแห่งหนึ่ง, 2551)

4.1.2.4 โรงงานผลิตเอทานอล

ปัจจุบันรัฐบาลได้อนุญาตให้มีการจัดตั้งโรงงานเอทานอลเพิ่มขึ้นเพื่อให้มีปริมาณเอทานอลเพียงพอต่อการใช้งานในอนาคต จำนวน 47 โรงงาน กำลังการผลิตที่ได้รับอนุญาตติดตั้งรวมกันถึง 12,295 ล้านลิตรต่อวัน โดยเป็นโรงงานที่ผลิตจากวัตถุดิบ คือ กาคน้ำตาลหรืออ้อย จำนวน 15 โรงงาน มีกำลังการผลิตรวมอยู่ที่ 2,685 ล้านลิตรต่อวัน เป็นโรงงานที่ผลิตจากวัตถุดิบ คือ มันสำปะหลังอย่างเดียว จำนวน 25 โรงงาน มีกำลังการผลิตรวมอยู่ที่ 8.59 ล้านลิตรต่อวัน และโรงงานที่ใช้วัตถุดิบร่วมคือกาคน้ำตาล/มันสำปะหลังจำนวน 7 โรงงาน มีกำลังการผลิตรวมอยู่ที่ 1.02 ล้านลิตรต่อวัน ดังตารางที่ 4.9 ซึ่งถ้าโรงงานทั้งหมดสามารถเปิดดำเนินการผลิตได้ครบ จะทำให้มีปริมาณกำลังการผลิตเอทานอลมากถึง 12,295 ล้านลิตรต่อวัน แต่ในปัจจุบันตามตารางที่ 4.10 มีโรงงานเปิดดำเนินการอยู่จำนวน 11 โรงงาน ซึ่งมีกำลังการผลิตทั้งหมดอยู่ที่ 1.575 ล้านลิตรต่อวัน แต่ทำการผลิตจริงเพียง 527,361 ลิตรต่อวัน และมีโรงงานที่กำลังก่อสร้างและคาดว่าจะทำการผลิตจากตารางที่ 4.10 อยู่จำนวน 12 โรงงาน มีกำลังการผลิตทั้งหมดอยู่ที่ 2.6 ล้านลิตรต่อวัน ดังนั้นในปลายปี พ.ศ. 2553 จะมีกำลังการผลิตเอทานอลถึง 4.175 ล้านลิตรต่อวัน

ตารางที่ 4.9 ผู้ประกอบการที่ได้รับอนุญาตก่อสร้างโรงงานผลิตอุปกรณ์สำหรับเชื้อเพลิง

ผู้ประกอบการ	จังหวัด	วัตถุคิบ	กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)
1. บริษัท พรวิไล อินเตอร์เนชันแนล กรุ๊ป เทคโนโลยี จำกัด	อยุธยา	ากน้ำตาล	25,000
2. บริษัท ไทย อะ โกร เอ็นเนอร์จี จำกัด (มหาชน)	สุพรรณบุรี	ากน้ำตาล	150,000
3. บริษัท ไทยแอลกอฮอล์ จำกัด (มหาชน)	นครปฐม	ากน้ำตาล	200,000
4. บริษัท เอกรัฐพัฒนา จำกัด	นครสวรรค์	ากน้ำตาล	200,000
5. บริษัท เพ trokrin จำกัด	กาฬสินธุ์	ากน้ำตาล/อ้อย	200,000
6. บริษัท เคไออุปทานอล จำกัด	นราธิวาส	ากน้ำตาล/อ้อย	100,000
7. บริษัท ขอนแก่นแอลกอฮอล์ จำกัด	ขอนแก่น	ากน้ำตาล/อ้อย	150,000
8. บริษัท ไทยรุ่งเรืองพลังงาน จำกัดเฟส1 บริษัท ไทยรุ่งเรืองพลังงาน จำกัดเฟส2	สระบุรี	ากน้ำตาล/อ้อย	120,000
9. บริษัท น้ำตาลไทยอุปทานอล จำกัดเฟส1 บริษัท น้ำตาลไทยอุปทานอล จำกัดเฟส2	กาญจนบุรี	ากน้ำตาล/อ้อย	100,000
10. บริษัท เพ trokrin จำกัด เฟส1 บริษัท เพ trokrin จำกัด เฟส2	ชัยภูมิ	ากน้ำตาล/อ้อย	200,000
11. บริษัท ไทยรุ่งเรืองพลังงาน จำกัด	เพชรบูรณ์	ากน้ำตาล/อ้อย	200,000
12. บริษัท เอราวัณอุปทานอล จำกัด	หนองบัวลำภู	ากน้ำตาล/อ้อย	200,000
13. บริษัท อุตสาหกรรมอ่างเวียน จำกัด	นราธิวาส	ากน้ำตาล/อ้อย	160,000
14. บริษัท ไทยจั่วนอุปทานอล จำกัด (มหาชน)	ขอนแก่น	มันสำปะหลัง	130,000
15. บริษัท ไออีซีบิชเนสพาร์ทเนอร์ส จำกัด เฟส1 บริษัท ไออีซีบิชเนสพาร์ทเนอร์ส จำกัด เฟส2	ระยอง	มันสำปะหลัง	150,000
		มันสำปะหลัง	150,000

ตารางที่ 4.9 ผู้ประกอบการที่ได้รับอนุญาตก่อสร้างโรงงานผลิตยาหานอดเพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิง (ต่อ)

ผู้ประกอบการ	จังหวัด	วัตถุดิบ	กำลังการผลิต (ลตร./วัน)
16. บริษัท พี.พี.พี. จำกัด เฟส 1 บริษัท พี.พี.พี. จำกัด เฟส 2	ปราจีนบุรี ปราจีนบุรี	มันสำปะหลัง มันสำปะหลัง	60,000 60,000
17. บริษัท ที.พี.เค เอทานอล จำกัด เฟส 1 บริษัท ที.พี.เค เอทานอล จำกัด เฟส 1	นครราชสีมา ¹ นครราชสีมา	มันสำปะหลัง น้ำมันสำปะหลัง	340,000 680,000
18. บริษัท สีมาอินเตอร์โปรดักส์ จำกัด	ฉะเชิงเทรา	มันสำปะหลัง	150,000
19. บริษัท ทรัพย์พิพิธ จำกัด	ลพบุรี	มันสำปะหลัง	200,000
20. บริษัท พี.เอส.ซี.สตาช โปรดักส์	ชลบุรี	มันสำปะหลัง	150,000
21. บริษัทดึ๋นเบี้ลเอ อเทานอล จำกัด	สระบุรี	มันสำปะหลัง	500,000
22. บริษัท บุญอเนก จำกัด เฟส1 บริษัท บุญอเนก จำกัด เฟส2	นครราชสีมา ¹ นครราชสีมา	มันสำปะหลัง มันสำปะหลัง	350,000 700,000
23. บริษัท อิมเพรส текโนโลยี จำกัด	ฉะเชิงเทรา	มันสำปะหลัง	200,000
24. บริษัท ปิกนิค เอทานอล จำกัด	ฉะเชิงเทรา	มันสำปะหลัง	500,000
25. บริษัท สยามເອຫານອລເອັກຊ່ປ່ອຣຕ จำกัด	ระยอง	มันสำปะหลัง	100,000
26. บริษัท เช็นทรัลເອັນແນອຣີ จำกัด	กำแพงเพชร	มันสำปะหลัง	340,000
27. บริษัท ไทรพิจເອຫານອລ จำกัด	สระบุรี	มันสำปะหลัง	300,000
28. บริษัท สวนอุตสาหกรรมพลังงาน จำกัด	อุทัยธานี	มันสำปะหลัง	200,000
29. บริษัท เฟรนส์ ฟอร์ แแลนด์ จำกัด	อุบลราชธานี	มันสำปะหลัง	700,000
30. บริษัท พาวเวอร์ເອັນແນອຣີ จำกัด	อุบลราชธานี	มันสำปะหลัง	400,000
31. บริษัท ไซอิก เอทานอล จำกัด	ฉะเชิงเทรา	มันสำปะหลัง	400,000
32. บริษัท อีบีพี เอทานอล จำกัด	สระบุรี	มันสำปะหลัง	200,000
33. บริษัท สารแก้วไวน์ໂອເອຫານອລ จำกัด	สระบุรี	มันสำปะหลัง	500,000
34. บริษัท เอสดีເອຫານອລ จำกัด	อุดรธานี	มันสำปะหลัง	200,000
35. บริษัท สยามເອຫານອລ จำกัด	ชัยภูมิ	มันสำปะหลัง	100,000

ตารางที่ 4.9 ผู้ประกอบการที่ได้รับอนุญาตก่อสร้างโรงงานผลิตอุปกรณ์สำอางชีวภาพ (ต่อ)

ผู้ประกอบการ	จังหวัด	วัตถุดิบ	กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)
36. บริษัท กิมฟอง จำกัด	ระยอง	มันสำปะหลัง	330,000
37. บริษัท ซี.ไจแกนติก คาร์บอน จำกัด	นครราชสีมา	กาเก็มัน สำปะหลัง	100,000
38. บริษัท นำ塔ล ไทยอุปกรณ์สำอาง จำกัด	กำแพงเพชร	มันสำปะหลัง/ อ้อย	200,000
39. บริษัท อุตสาหกรรมนำ塔ลอิสาน จำกัด	กาฬสินธุ์	มันฯ/กาเก็มัน	120,000
40. บริษัท ราชบุรีอุปกรณ์สำอาง จำกัด	ราชบุรี	มันฯ/กาเก็มัน	150,000
41. บริษัท อี เอส พาเวอร์ จำกัด	สระบุรี	มันฯ/กาเก็มัน	150,000
42. บริษัท บุรีรัมย์อุปกรณ์สำอาง จำกัด	บุรีรัมย์	มันฯ/กาเก็มัน	200,000
43. บริษัท เอ็นวายอุปกรณ์สำอาง จำกัด	นครราชสีมา	มันฯ/กาเก็มัน	150,000
44. บริษัท ขอนแก่นแอลกอฮอล์ จำกัด	กาญจนบุรี	มันฯ/กาเก็มัน/ น้ำอ้อย	150,000
45. บริษัท ขอนแก่นแอลกอฮอล์ จำกัด	ชลบุรี	มันฯ/กาเก็มัน/ น้ำอ้อย	100,000
46. บริษัท สหเรืองอุปกรณ์สำอาง จำกัด	มุกดาหาร	กาเก็มัน	100,000
47. บริษัท แม่สอดพลาสติก จำกัด	ตาก	อ้อย	200,000
รวม			12,295,000

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2552

ตารางที่ 4.10 โรงงานเปิดดำเนินการผลิตอุปทานอลเพื่อใช้เป็นพัลังงานทดแทน

ผู้ประกอบการ	จังหวัด	วัตถุดิบ	กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	กำลังการผลิตจริง เนลี่ย
1. บริษัท พรวิໄල อินเตอร์เนชันแนล กรุ๊ฟ เทคโนโลยี จำกัด	อุบลราชธานี	ากน้ำตาล	25,000	-
2. บริษัท ไทยอะโกรเอนเนอร์จี้ จำกัด (มหาชน)	สุพรรณบุรี	ากน้ำตาล	150,000	112,676
3. บริษัท ไทยแอลกออลоль จำกัด (มหาชน)	นครปฐม	ากน้ำตาล	200,000	203,540
4. บริษัท ขอนแก่นแอลกออลอล์ จำกัด	ขอนแก่น	ากน้ำตาล	150,000	36,880
5. บริษัท ไทยจั่วนอุปทานอล จำกัด (มหาชน)	ขอนแก่น	มันสำปะหลัง	130,000	-
6. บริษัท เพทไทรกรีน จำกัด	ชัยภูมิ	อ้อย/ ากน้ำตาล	200,000	-
7. บริษัท น้ำตาลไทยอุปทานอล จำกัด	กาญจนบุรี	อ้อย/ ากน้ำตาล	200,000	31,433
8. บริษัท เคไออุปทานอล จำกัด	นครราชสีมา	อ้อย/ ากน้ำตาล	100,000	73,020
9. บริษัท เพทไทรกรีน จำกัด	กาฬสินธุ์	อ้อย/ ากน้ำตาล	200,000	-
10. บริษัท เอกรัฐพัฒนา จำกัด	นครราชสีมา	มันสำปะหลัง	340,000	Q3-52
11. บริษัท ไทยรุ่งเรืองพัลังงาน จำกัด	นครราชสีมา	มันสำปะหลัง	350,000	Q4-52
รวม			1,575 ,000	527,361

ที่มา : กรมพัฒนาพัลังงานทดแทนและอนุรักษ์พัลังงาน, www, 2552

หมายเหตุ : 1) กำลังการผลิตเนลี่ยเดือนธันวาคม พ.ศ. 2551

2) บริษัทพรวิໄලฯ ผลิตกรดอะซิติกแทน

3) บริษัทขอนแก่นแอลกออลอล์ หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 5-27 ธันวาคม พ.ศ. 2551

4) บริษัทไทยอะโกรเอนเนอร์จี้ หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 4-12 ธันวาคม พ.ศ. 2551

5) บริษัทเคไอ เออุปทานอล หยุดซ่อมบำรุงตั้งแต่วันที่ 5-11 ธันวาคม พ.ศ. 2551

- 6) บริษัทนำตาลไทยอุตสาหกรรม หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 1-22 ธันวาคม พ.ศ. 2551
- 7) บริษัทไทยรุ่งเรืองพลาสติก หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 1-8 ธันวาคม พ.ศ. 2551
- 8) บริษัทไทยจีวน หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 1-31 ธันวาคม พ.ศ. 2551
- 9) บริษัทเพทโภกรีน (กาฬสินธุ์) หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 1-17 พฤษภาคม พ.ศ. 2551
- 10) บริษัทเพทโภกรีน (ภูเก็ต) หยุดผลิตตั้งแต่วันที่ 1-26 พฤษภาคม พ.ศ. 2551

ตารางที่ 4.11 โรงงานผลิตเอนไซม์เพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิงที่อยู่ระหว่างการก่อสร้าง

ผู้ประกอบการ	จังหวัด	วัตถุคิด	กำลังการผลิตติดตั้ง (คิตร/วัน)	คาดว่าเริ่มผลิต
1. บริษัท ไออีซีบีชเนสพาร์ทเนอร์ส จำกัด	ราชบุรี	มันสำปะหลัง	150,000	ไม่มีความชัดเจน
2. บริษัท ฟ้าขวัญพิพัฒน์ จำกัด	ปราจีนบุรี	มันสำปะหลัง	60,000	ไม่มีความชัดเจน
3. บริษัท ราชบุรีอุตสาหกรรม จำกัด	ราชบุรี	มันฯ/ กากนำตาล	150,000	Q4-51
4. บริษัท อี เอส พาเวอร์ จำกัด	สระบุรี	มันฯ/ กากนำตาล	150,000	Q4-51
5. บริษัท แม่สอดพลาสติก จำกัด	ตาก	อ้อย	200,000	Q1-52
6. บริษัท สีมาอินเตอร์โปรดักส์ จำกัด	ฉะเชิงเทรา	มันสำปะหลัง	150,000	Q1-52
7. บริษัท ทรัพย์ทิพย์ จำกัด	ลพบุรี	มันสำปะหลัง	200,000	Q1-52
8. บริษัท พี.เอส.ซี.สตาชโปรดักส์	ชลบุรี	มันสำปะหลัง	150,000	Q1-52
9. บริษัทดันเบิลโอ เอทานอล จำกัด	สระบุรี	มันสำปะหลัง	500,000	Q1-52
10. บริษัท ที พี เค เอทานอล จำกัด	นครราชสีมา	มันสำปะหลัง	340,000	Q3-52
11. บริษัท บุญอونงค์ จำกัด	นครราชสีมา	มันสำปะหลัง	350,000	Q4-52
12. บริษัท อิมเพรสเทค ไนโอลายี จำกัด	ฉะเชิงเทรา	มันสำปะหลัง	200,000	Q1-53
รวม			2,600,000	

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2552

หมายเหตุ : บริษัทไออีซีบิชินส파ร์ทเนอร์ส จำกัด และบริษัท ฟ้าขวัญพิพย์ จำกัด ก่อสร้างโรงงาน เสร็จแล้วแต่มีปัญหาการบริหารจัดการ จึงยังไม่เริ่มผลิต บริษัทฟ้าขวัญพิพย์ จำกัด เริ่ม เฟสแรก 60,00 ลิตรต่อวัน

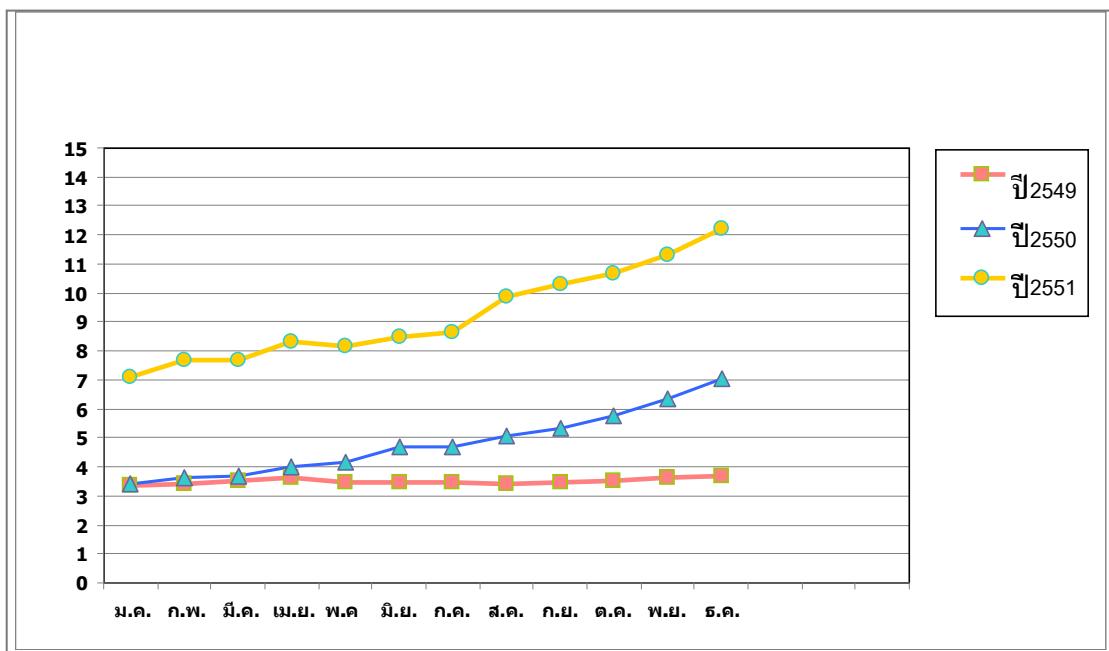
4.1.3 ปลายน้ำ

ข้อมูลที่เกี่ยวข้องกับด้านการตลาดของอุตสาหกรรมที่นำเข้าไปใช้เป็นพลังงานทดแทนโดยนำไปผสมกับน้ำมันเบนซิน มีชื่อเรียกกันในทางการตลาดว่าแก๊สโซเชล์ โดยมีการผสมในอัตราส่วนต่างๆ กันจึงทำให้มีชื่อเรียก แก๊สโซเชล์ E10 ออกเทน 91 โซเชล์ E10 ออกเทน 95 แก๊สโซเชล์ E20 และแก๊สโซเชล์ E85 ซึ่งปัจจุบันในประเทศไทยมีการจำหน่ายครบทั้งสี่ผลิตภัณฑ์ แต่ไม่ครบถ้วนสถานีบริการน้ำมัน และยังมีการส่งออกไปจำหน่ายยังต่างประเทศ โดยมีรายละเอียดดังต่อไปนี้

4.1.3.1 การจำหน่ายภายในประเทศ

1) ปริมาณการจำหน่ายแก๊สโซเชล์

เนื่องจากนโยบายมาตรการ 6 เดือนของทางภาครัฐบาล ทำให้ราคาแก๊สโซเชล์ 91 มีราคาต่ำกว่าราคาน้ำมันเบนซินลิตรออกเทน 95 ถึง 11.52 บาทต่อลิตร ในเดือนธันวาคม พ.ศ. 2551 (กรมธุรกิจพลังงาน, ออนไลน์, 2551) จึงทำให้ปริมาณจำหน่ายแก๊สโซเชล์มีปริมาณเพิ่มขึ้นมาก มากยูที่ระดับ 12.25 ล้านลิตรต่อวัน ดังรูปภาพที่ 4.1 ทำให้ปริมาณการใช้อุตสาหกรรมมีปริมาณเพิ่มสูงขึ้นตามไปด้วย



ภาพที่ 4.1 ปริมาณการจำหน่ายแก๊สโซชอล์ต่อวัน ปี พ.ศ. 2549, 2550 และ 2551

หน่วย : ล้านลิตร

ปี / เดือน	ม.ค	ก.พ	มี.ค	เม.ย	พ.ค.	มิ.ย.	ก.ค.	ส.ค.	ก.ย.	ต.ค.	พ.ย.	ธ.ค.
ปี 2549	3.378	3.426	3.541	3.642	3.460	3.467	3.471	3.397	3.447	3.537	3.635	3.657
ปี 2550	3.402	3.652	3.692	4.006	4.188	4.673	4.692	5.057	5.344	5.788	6.332	7.046
ปี 2551	7.124	7.702	7.699	8.316	8.151	8.503	8.666	9.893	10.311	10.689	11.341	12.215

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2552

กำลังการผลิตของโรงงานอุตสาหกรรมที่ดำเนินการผลิตเชื้อเพลิงแล้ว 11 โรงงาน มีความสามารถในการผลิตติดตัวตั้ง 1,575,000 ลิตรต่อวัน แต่ดำเนินการผลิตจริงเฉลี่ย 802,472 ลิตรต่อวัน ในเดือนพฤษภาคม พ.ศ. 2551 (ตารางที่ 4.12) ซึ่งการผลิตมีแนวโน้มการผลิตที่ลดลง ตรงกับข้ามกับราคาเอทานอลในไตรมาสที่ 4 ของปี พ.ศ. 2551 มีการปรับตัวสูงขึ้นมาอยู่ที่ระดับ 22.11 บาทต่อลิตร (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, ออนไลน์, 2551) ซึ่งแสดงให้เห็นว่าการกำหนดราคาเอทานอลที่อ้างอิงราคาราชีลไม่มีความเหมาะสมเนื่องจากไม่ได้แสดงถึงต้นทุนที่แท้จริงของการผลิตเอทานอลภายใต้เงื่อนไขในประเทศไทย เพราะจากราคามันสำหรับหลังสุดลดลงอยู่ที่ 1.14 บาทต่อลิตร ในเดือนธันวาคม พ.ศ. 2551 (สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร, ออนไลน์, 2551) จากสถานการณ์ดังกล่าว จึงทำให้โรงงานผลิตเอทานอลภายใต้เงื่อนไขในประเทศไทยมีต้นทุนที่สูง เนื่องจากไม่สามารถดำเนินการผลิตได้เต็มกำลังการผลิตที่ติดตัวตั้ง

ตารางที่ 4.12 ปริมาณการผลิตเชื้อเพลิงจากน้ำมันดิบรายเดือนปี พ.ศ. 2549 - 2551

เดือน	2549		2550		2551	
	ปริมาณ (ล้านลิตร)	เฉลี่ย (ล้าน ลิตร/วัน)	ปริมาณ (ล้านลิตร)	เฉลี่ย (ล้าน ลิตร/วัน)	ปริมาณ (ล้านลิตร)	เฉลี่ย(ล้าน ลิตร/วัน)
ม.ค.	11.51	0.37	14.87	0.48	30.34	0.98
ก.พ.	7.86	0.28	11.33	0.40	27.79	0.96
มี.ค.	7.65	0.25	16.53	0.53	27.54	0.89
เม.ย.	5.95	0.20	15.17	0.51	26.61	0.89
พ.ค.	6.59	0.21	12.41	0.40	26.21	0.85
มิ.ย.	12.71	0.42	8.26	0.28	28.66	0.96
ก.ค.	14.23	0.46	14.83	0.48	28.93	0.93
ส.ค.	15.72	0.51	15.56	0.50	31.64	1.02
ก.ย.	14.11	0.47	20.76	0.69	25.45	0.85
ต.ค.	7.24	0.23	20.66	0.67	28.62	0.92
พ.ย.	13.09	0.44	18.33	0.61	24.07	0.80
ธ.ค.	18.67	0.60	23.04	0.74		
รวม	135.35	0.37	191.75	0.53	305.86	0.84

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2551

2) รถยนต์ที่สามารถใช้เชื้อเพลิงแก๊สโซลินอล์ E85 ได้

คือ รถยนต์ FFVs (Flexible Fuel Vehicles) เป็นรถยนต์สายพันธุ์ใหม่ที่ออกแบบให้ใช้เชื้อเพลิงที่มีส่วนผสมของเอทานอลร้อยละ 0 ถึง 85 โดย FFVs จะมีระบบเช่นเชอร์ตตรวจจับปริมาณเอทานอลในน้ำมันเชื้อเพลิง เพื่อควบคุมระบบเผาไหม้ให้เหมาะสมสมกับชนิดเชื้อเพลิงที่ใช้ ราคากลางของรถ FFVs กับรถยนต์ทั่วไปในอเมริกาและบราซิลไม่แตกต่างกัน ดังนั้นมาตรการทางภาษีรถยนต์ของไทยคงต้องทำให้รถ FFVs ไม่แพงกว่ารถยนต์โดยทั่วไป ถ้ารัฐจะส่งเสริมการใช้แก๊สโซลินอล์ E85 ให้เป็นพลังงานทางเลือก โดยคณะกรรมการนโยบายพลังงานแห่งชาติ (กพช.) ใน การประชุมเมื่อวันที่ 13 พฤษภาคม 2551 ได้มีมติเห็นชอบให้มีการส่งเสริมการใช้แก๊สโซลินอล์ (E85) แบบครบวงจร โดยส่งเสริมให้มีการนำเข้าและประกอบรถยนต์ที่ใช้ E85 หรือรถยนต์ FFV นั้นจะมีการส่งเสริมเป็นพิเศษในปี พ.ศ. 2552 - 2553 โดยภายในปี พ.ศ. 2552 จะลดภาษีนำเข้าจากอัตราปกติ ร้อยละ 80 เหลือร้อยละ 60 และคาดว่าจะมีรถยนต์นำเข้าประมาณ 2,000 คัน ส่วนภาษีสรรพสามิตยังคงให้เท่ากับ E20 ซึ่งเก็บในอัตราร้อยละ 25 แต่เพื่อจูงใจให้เกิดการใช้ E85 ในช่วงแรก

จึงลดภาระภาษีสรรพสามิตแก่ผู้ซื้อรถชนิด ด้วยการนำเงินกองทุนนำมันเชื้อเพลิงสนับสนุนส่วนต่างร้อยละ 3 หรือเท่ากับว่ามีภาระจ่ายภาษีประมาณร้อยละ 22 เท่านั้น ส่วนในระยะยาวนั้น กระทรวงการคลังจะมีการกำหนดอัตราภาษีสรรพสามิตอีกรอบหนึ่ง (สำนักงานนโยบายและแผนพัฒนา, อ่อน ໄโลน์, 2552) ซึ่งรถชนิด FFVs ที่ผลิตและจำหน่ายอยู่ในต่างประเทศ (บรรจง บุธิรัตน์, www.vicharkarn.com, 2551) ได้ไว้ในตารางที่ 4.13

ตารางที่ 4.13 รายชื่อรถชนิดรุ่นที่สามารถใช้น้ำมันแก๊สโซฮอล์ E85

ยี่ห้อ	รุ่น	ปีที่ผลิต
Chevrolet	5.3L Avalanche	(2005-2006)
	3.5L Impala	(2006)
	3.5L Monte Carlo	(2006)
	2.2L S-10	(2000-2002)
	5.3L Silverado	(2002-2006)
	5.3L Suburban	(2002-2006)
	5.3L Tahoe	(2006)
Chrysler	2.7L Sebring Sedan	(2003-2006)
	Town & Country	(1998-2003)
	3.3L Voyager	(1998-2003)
Dodge	3.3L Caravan	(1998-2000; 2004-2006)
	3.3L Cargo	(2003)
	4.7L Durango	(2006)
	3.3L Grand Caravan	(2004-2006)
	2.7L Stratus	(2003-2006)
	4.7L Ram 1500	(2004-2006)
GMC	4.7L Sierra	(2002-2006)
	2.2L Sonoma	(2000-2002)
	5.3L Yukon and Yukon XL	(2002-2006)
Ford	4.6L Crown Victoria	(2006)
	4.0L Explorer	(2002-2005)
	4.0L explorer Sport Trac	(2004-2005)

ตารางที่ 4.13 รายชื่อรถยนต์รุ่นที่สามารถใช้น้ำมันแก๊สโซฮอล์ E85 (ต่อ)

ยี่ห้อ	รุ่น	ปีที่ผลิต
	5.4L F-150	(2006)
	3.0L Ranger	(1999-2000)
	3.0LRanger SuperCab	(2001-2003)
	3.0L Taurus	(1995-2006)
Isuzu	2.2L Hombre	(2000-2001)
Lincoln	4.6L Town Car	(2006)
Mazda	3.0L B3000	(1999, 2001-2003)
Mercedes-Benz	2.6L C240	(2005)
	3.2L C320	(2003-2005)
Mercury	4.6L Grand Marquis	(2006)
	4.0L Mountaineer	(2002-2005)
	3.0L Sable	(2002-2004)
Nissan	5.6L Titan	(2005-2006)

ที่มา : บรรจง บุหรัญ, www,2551

นอกจากนี้ยังมี วอลโว่ C30 S40 และ V50 กับเครื่องยนต์ 1.8 ลิตร และ วอลโว่ V70 และ S80 กับเครื่องยนต์ให้เลือกสองขนาดให้เลือกคือ 2.0F และ 2.5FT (วอลโว่, ออนไลน์, 2552)

การตัดแปลงรถยนต์เก่าภายในประเทศเพื่อให้สามารถใช้น้ำมันแก๊สโซฮอล์ E85 ให้ได้ในสิ่น ได้มีผู้ที่นำเข้าอุปกรณ์ที่นำมาตัดแปลงต่อเข้ากับตัวควบคุมในการนิดน้ำมันเครื่องยนต์ (E85 Flex Fuel Conversion Kit) โดยตัวอุปกรณ์มีลักษณะเป็นกล่องขนาดเล็กบรรจุตัวควบคุมการจ่ายน้ำมันอยู่ภายในและมีสายที่ใช้ในการต่อเชื่อมกับสายไฟที่ไปควบคุมการจ่ายน้ำมันของหัวฉีดของเครื่องยนต์ มีผลทำให้รถทั่วไปที่ใช้เครื่องยนต์เบนซินหัวฉีดจะสามารถใช้เชื้อเพลิงแก๊สโซฮอล์ E85 ได้ ซึ่งทางเว็บไซด์ของต่างประเทศได้มีการแสดงวิธีในการติดตั้งอุปกรณ์ (youtule.com) ซึ่งสามารถทำได้อย่างง่ายดาย และทางผู้ที่จำหน่ายอุปกรณ์นี้ในประเทศไทยได้มีการโฆษณาทางอินเตอร์เน็ตในเว็บไซด์ (info@flexfuelthailand.com และ www_go2e85_com.) นอกจากนี้ยังมีการนำเสนอในงาน เทคโนมาร์ท 2008 ที่ไบเทคบางนา เมื่อวันที่ 25-28 ตุลาคม พ.ศ. 2551 อุปกรณ์ดังกล่าวแสดงด้วย ภาพที่ 4.2



ภาพที่ 4.2 แสดงอุปกรณ์ที่ใช้ปรับแต่งรุ่นยนต์ปกติให้สามารถใช้แก๊สโซชอล์ E85 ได้ (E85 Flex)

Fuel Conversion Kit)

ที่มา : fordfocusclub, www, 2551

3) สถานีจำหน่ายแก๊สโซเชล

สำหรับจำนวนสถานีบริการจำหน่ายน้ำมันแก๊สโซลินิการขยายตัวสูงขึ้นสอดคล้องกับปริมาณการจำหน่ายที่เพิ่มขึ้น โดย ณ สิ้นเดือนตุลาคม พ.ศ. 2551 มีจำนวนสถานีบริการจำหน่ายน้ำมันแก๊สโซลิน ทั้งสิ้น 4,171 แห่ง แบ่งเป็นสถานีบริการจำหน่ายน้ำมัน แก๊สโซลิน 95 (E10) 4,044 แห่ง สถานีบริการจำหน่ายน้ำมันแก๊สโซลิน 91 (E10) 2,500 แห่ง สถานีบริการจำหน่ายน้ำมันแก๊สโซลิน (E20) 180 แห่ง สถานีบริการจำหน่ายน้ำมันแก๊สโซลิน (E85) 3 แห่ง ซึ่งภายในปี พ.ศ. 2552 จะเพิ่มขึ้นเป็น 30 แห่ง จากสถานีบริการของ ปตท. จำนวน 15 แห่ง และสถานีบริการของบางจากจำนวน 15 แห่ง (สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน, ออนไลน์, 2552)

การให้สัมภាយณ์ของคร.อนุสรณ์ แสงนิมนาล กรรมการผู้จัดการใหญ่ บริษัท บางจากปีโตรเลียม จำกัด (มหาชน) เมื่อวันที่ 8 ธันวาคม พ.ศ. 2551 (บิชิเนสไทย, ออนไลน์, 2552) กล่าวว่า บางจาก มองนโยบายส่งเสริมการใช้เชื้อเพลิง E85 เป็นทางเลือกเท่านั้น ให้น้ำหนักการขายเพียง 20% เนื่องจากปัจจุบันมีรถยนต์ที่สามารถใช้น้ำมันแก๊สโซฮอล์ E 85 เพียง 4 คัน แต่คาดว่า เมื่อ วอลโว่เปิดสายการผลิต และจำหน่ายอย่างจริงจัง ในปี พ.ศ. 2552 จะมีรถยนต์วิ่ง 300 คัน ตามที่ วอลโว่ ตั้งเป้าหมายไว้ อย่างไรก็ต้องประเมินว่า ยอดขายวอลโว่ จะสามารถเดินสุดทางหรือไม่ถึง จุดนั้น บางจาก จึงจะประเมินว่า ควรจะมีการขยายสถานีบริการที่มี E 85 เพิ่มเติมอีกหรือไม่ แต่คาดว่า ในปี พ.ศ. 2552 จะเพิ่มสถานีให้บริการอีก 5 แห่งเท่านั้น เพราะการลงทุนสร้างสถานีเป็นเงินถึง 4 ล้านบาทต่อจุด อีกทั้งรัฐบาลยังไม่มีมาตรการส่งเสริมและแรงจูงใจที่ชัดเจนอ กมากว่า ค่าการตลาดที่แท้จริงอยู่ในระดับใด หลังราคาน้ำมันในตลาดโลกปรับลดลง เหลือระดับ 50 เหรียญ/บาร์เรล ทำให้ ราคายาปลีกในช่วงเดือนธันวาคม พ.ศ. 2551 เหลือเพียง ลิตรละ 16 - 20 บาท ทำให้ต้องประเมินว่า ราคาน้ำมัน E85 ควรจะอยู่ที่ราคาก่าได้ หลังจาก เปิดสถานีน้ำมัน แก๊สโซฮอล์ E 85 แห่งแรกขึ้นมา

และกำหนดราคายชั่วคราว อุญี่สิ 18.29 บาท/ลิตร โดยกระทรวงพลังงานในฐานะหน่วยงานที่กำกับดูแล จะต้องออกมอกำหนดรากาที่ซัดเจนกว่านี้หลังจากที่ ความต้องการใช้เพิ่มขึ้น เนื่องจากราคาก๊อตานอลปัจจุบันสูงกว่านำ้มันดิบ นอกจานนี้การที่จะทำให้น้ำมันเบนซินลดลงนี้จะประสบความสำเร็จ ถึงลำดับที่รัฐบาลต้องเร่งทำ คือ การปรับแผนการส่งเสริมแก๊สโซเชลให้ทุกฝ่ายอยู่ได้ เนื่องจากน้ำมันเบนซินส่งเสริมน้ำมันแก๊สโซเชล E85 ที่ผ่านมาข้างๆความซัดเจน รวมทั้งถ้าหากอนุมัติ มาตรการลดลงในนำ้มันในสัดส่วนมากขนาดนี้ จะทำให้บริษัทน้ำมันได้รับความเดือดร้อนมาก เพราะไม่รู้ว่าจะนำนำ้มันที่เหลือไปขายใคร รวมทั้งบริษัทรถยนต์ญี่ปุ่นส่วนมากได้ลงทุน กับรถยนต์อิโคคาร์ของรัฐบาลไปมากแล้ว และค่ายรถยนต์ที่เขียวชยาญ การผลิตรถยนต์ E85 จะเป็นค่ายรถยุโรปที่คนไทยไม่นิยมเท่ารถญี่ปุ่น ดังนั้น ทางออกของเรื่องนี้ รัฐบาลควรจะเน้นการผลิตเฉพาะนำ้มัน E10 และ E20 เพ่านี้ ส่วน E85 ให้เป็นนำ้มันทางเลือกสำหรับประชาชน โดยสัดส่วนของการใช้น้ำมัน E85 ควรจะไม่เกิน 20% ของผู้ใช้น้ำมัน หรือประมาณ 1 ล้านคัน ซึ่งเป็นสัดส่วนที่ผู้ผลิตนำ้มัน และผู้ผลิตรถยนต์อยู่ได้ นอกจากนี้ สถานีบริการนำ้มัน ต่างมีข้อจำกัดของหัวจ่ายนำ้มัน ซึ่งจะต้องจำจุดนำ้มันบนชนิดรวมๆ ก่อน ไม่ เช่นนั้น E20 และ E85 ก็เกิดไม่ได้ และที่ผ่านมา บางจังหวัดก็ยกเลิกการจำหน่ายเบนซิน 95 ไปแล้ว และกำลังจะยกเลิกเบนซิน 91 นอกจากนี้บริษัทบางจากปิโตรเลียม มองว่าปัจจัยที่จะสนับสนุนให้เชื้อเพลิง E85 ขยายตัว ได้แก่ 1. ราคารถยนต์ที่ต้องได้รับสิทธิทางภาษีสรรพสามิตต่ำกว่า E20 จากปัจจุบันที่ได้เท่ากันคือ 25% 2. กำไรที่สูงใจให้ผู้ค้าน้ำมันเบนซินหัวจ่าย กล่าวง่ายๆ คือ ค่าการตลาดในการจำหน่ายนำ้มัน ควรตกราดิตรอบ 2 - 3 บาท ผลประโยชน์ที่ผู้ใช้รถจะได้รับที่ต้องมากกว่า E20 ซึ่งราคาน้ำมันควรจะเสนอขายดิตรอบ 10-12 บาท เพราะมีการประเมินว่า ราคาน้ำมันในตลาดโลก ปรับลดลงจาก 150 เหรียญ/บาร์เรล อยู่ในระดับ 50 - 60 เหรียญ/บาร์เรล ทำให้ราคายาน้ำมันลดลงจาก 35 บาท เหลือ 16 - 20 บาท/ลิตร ดังนั้น ราคากำหนดง่ายๆ ปี 2015 คาดว่าจะอยู่ในระดับดิตรอบ 10 - 12 บาท เพื่อสูงใจให้ผู้บริโภคที่ซื้อรถยนต์ E85 หาเติมเชื้อเพลิงในราคาน้ำมันที่ถูกกว่า แม้ว่าสมรรถนะรถยนต์ก่อตุ้นนี้ (FFV) สามารถเติมน้ำมันแก๊สโซเชล E85 ได้ต้นตั้งแต่ E10 ไปจนถึง E85 รัฐบาลควรใช้กลไกตลาดเป็นตัวกำหนดเพื่อสูงใจทั้งประชาชนและผู้ค้าน้ำมัน โดยกำหนดให้ราคาก๊สโซเชลขึ้นต่อๆ กันตามที่กำหนดเพื่อสูงใจให้คนมาใช้มากขึ้น และสูงใจให้หันมาซื้อน้ำมัน E20 และ E85

4) การส่งเสริมของทางภาครัฐต่อน้ำมันแก๊สโซเชล E85

กระทรวงพลังงาน (2552) ได้มีมาตรการด้านภาษีรถยนต์ปี พ.ศ. 2552 ด้วยการลดอากรนำเข้ารถยนต์ FFV จากร้อยละ 80 เหลือร้อยละ 60 เป็นจำนวน 2,000 คัน และพิจารณาใช้เงินกองทุนนำ้มันฯ จัดทำโครงการนำร่องในลักษณะ เงินส่วนลด (Rebate) ให้กับผู้ซื้อรถ FFV ซึ่งเทียบเท่ากับการลดหย่อนอัตราภาษีสรรพสามิต 3% มาตรการยกเว้นอากรนำเข้าชิ้นส่วนสำหรับรถยนต์ E85 ที่มีลักษณะเฉพาะและเป็นอุปกรณ์หลักเพื่อปรับเปลี่ยนมาใช้น้ำมัน E85 และยังไม่มี

ผลิตในประเทศไทย เป็นการชั่วคราว 3 ปี ส่วนการเก็บภาษีสรรพสามิตสำหรับรถยนต์ E85 จะเก็บเท่ากับ E20 ดังนี้

รถยนต์ขนาดไม่เกิน 2000 ซีซี และกำลังไม่เกิน 220 แรงม้า ปรับลดจาก 30% เหลือ 25%

รถยนต์ขนาด 2001 - 2500 ซีซี และกำลังไม่เกิน 220 แรงม้า ปรับลดจาก 35% เหลือ 30%

รถยนต์ขนาด 2501 - 3000 ซีซี และกำลังไม่เกิน 220 แรงม้า ปรับลดจาก 40% เหลือ 35%

มีผลบังคับใช้ตั้งแต่ 1 กุมภาพันธ์ พ.ศ. 2552 เป็นต้นไป เพื่อส่งเสริมการประหยัดพลังงานและการใช้พลังงานทางเลือก จากพื้นที่การเกษตรภายในประเทศและลดการนำเข้านำ้มั่นดิบจากต่างประเทศเพื่อรักษาเสถียรภาพในภาคการคลังและระบบเศรษฐกิจ โดยเสนอให้ปรับเพิ่มภาษีสรรพสามิตนำ้มั่น ตามตารางที่ 4.14

ตารางที่ 4.14 อัตราการปรับเพิ่มอัตราภาษีสรรพสามิตนำ้มั่น

ประเภท	6 มาตรการ 6 เดือน (สิ้นสุด 31 ม.ค. พ.ศ.2552)	อัตราปกติ (ก่อน 6 มาตรการ 6 เดือน)	อัตราที่เสนอ (บาทต่อลิตร)
เบนซินทุกประเภท	3.685/4.685	3.685/4.685	5.00
แก๊สโซฮอล์ E 10		3.3165	3.317*
แก๊สโซฮอล์ E 20	0.0165	3.3165	3.317*
แก๊สโซฮอล์ E 85		2.5795	0.750
ดีเซล			
-กำมะถัน ≤ 0.035	0.005	2.305	3.305
-กำมะถัน > 0.035	2.405	2.405	4.000
ไบโอดีเซล (B5)	0.0898	2.1898	2.190**

ที่มา : กระทรวงการคลัง, www, 2552

หมายเหตุ : *คำนวณอัตราภาษีสรรพสามิตตามสัดส่วนของนำ้มั่นแบบชน

**อัตราที่ปรับให้สอดคล้องกับระบบ e paperless ของกรมศุลกากร

จากมาตรการด้านภาษีที่ออกมาใหม่จะทำให้ราคาก๊สโซฮอล์ E85 ต่ำกว่าเบนซินทั่วไปถึง 4.25 บาทต่อลิตร และต่ำกว่าแก๊สโซฮอล์ E10 และ E20 ถึง 2.57 บาทต่อลิตร ซึ่งน่าจะชูใจให้ผู้บริโภคหันมาใช้แก๊สโซฮอล์ E85 เพิ่มขึ้น

มาตรการสร้างความพร้อมด้านการตลาด เช่น ออกมาตรฐานนำ้มั่น E85 ปรับโครงสร้างราคานำ้มั่นให้มีราคาขายปลีกต่ำกว่าแก๊สโซฮอล์ 95 (E10) และเร่งรัดการเปิดสถานีบริการ

แก๊สโซชอล์ E85 มาตรการส่งเสริมวัตถุดิบ การผลิตเชื้อเพลิงและนำมัน E85 กระบวนการ ได้แก่ ส่งเสริมการเพิ่มผลผลิตต่อไร่ ทั้งอ้อยและมันสำปะหลัง กำหนดการเพิ่มพื้นที่การเพาะปลูก พิจารณา ความเหมาะสมของราคาเชื้อเพลิง กำหนดแนวทางการสนับสนุนการผลิตนำมัน E85 เพื่อสนับสนุน การส่งเสริมการใช้ E85 และเพิ่มประสิทธิภาพในระยะยาว

การจะขับเคลื่อนนโยบายนำมันแก๊สโซชอล์ E85 ให้เกิดขึ้นเป็นรูปธรรม ต้องจำเป็นต้องสร้างความเชื่อมั่นต่อผู้ผลิตและผู้ใช้น้ำมัน แก๊สโซชอล์ให้เกิดขึ้น กระทรวงพลังงานจึง ได้กำหนด Road Map ของการส่งเสริมแก๊สโซชอล์ E85 ดังตารางที่ 4.15

ตารางที่ 4.15 Road Map การส่งเสริมการใช้แก๊สโซชอล์ E85

รายการ	ระยะเวลา (ปี พ.ศ.2551- 2552)	ระยะเวลา (ปี พ.ศ.2553- 2557)	ระยะเวลา (ปี พ.ศ.2558- 2561)
รถสมสมหัวฉีด (ล้านคัน)	3.11	3.15	3.18
รถ E20 สมสม (ล้านคัน)	0.32	0.97	1.36
รถ FFV สมสม (ล้านคัน)	0.001	0.40	1.07
รวมรถยนต์ (ล้านคัน)	3.43	4.52	5.61
เชื้อเพลิงหัวฉีด (E10) (ล้านลิตร/วัน)	0.97	1.64	1.65
เชื้อเพลิงสำหรับรถ E20 (ล้านลิตร/วัน)	0.21	1.05	1.47
เชื้อเพลิงสำหรับรถ FFV (ล้านลิตร/วัน)	0.004	1.66	4.55
เชื้อเพลิงสำหรับรถจักรยานยนต์ (ล้านลิตร/วัน)	0.16	0.33	0.41
รวมเชื้อเพลิง (ล้านลิตร/วัน)	1.34	4.69	8.08
ลดการใช้เบนซินสะสมเป็นเงิน*(ล้านบาท)	14,810	148,590	386,720
การสร้างมูลค่าเพิ่มรายสาขาการผลิตสะสมเป็น เงิน (ล้านบาท)	2,345	20,930	60,657
รวมผลประโยชน์ต่อประเทศ (ล้านบาท)	17,155	169,520	447,377

ที่มา : วารสารนโยบายพลังงาน ฉบับที่ 82, www, 2551

หมายเหตุ : *ราคابาเนนชันเฉลี่ยคงที่ 30 บาท/ลิตร

FFV : Flex Fuel Vehicle – สามารถใช้น้ำมันเบนซินทั่วไปจนถึงน้ำมัน E85

4.1.3.2 การส่งออกไปจำหน่ายยังต่างประเทศ

1) ปริมาณการส่งออกเชื้อเพลิง

เนื่องจากปริมาณการใช้ภายในประเทศยังต่ำกว่าการผลิตของโรงงานที่ เปิดดำเนินการผลิตในปัจจุบันจำนวน 11 โรงงาน ทำให้ทางภาครัฐบาล แก้ไขปัญหาเชื้อเพลิงแก๊สโซชอล์ E85

ความต้องการดังกล่าวโดยกระทรวงพลังงานได้มีหนังสือถึงกรมสรรพากรมิตรเรื่องนโยบายการส่งออกเอทานอลไปยังต่างประเทศ เพื่อให้กรมสรรพากรมิตรพิจารณาดำเนินการแก้ไข/ออกประกาศ และระเบียบที่เกี่ยวข้องเพื่อให้ผู้ประกอบการสามารถส่งออกเอทานอล ได้อย่างคล่องตัวโดยไม่จำเป็นต้องขอความเห็นชอบจากกระทรวงพลังงานก่อน เพื่อการขยายตลาดของผู้ผลิตเอทานอลไปยังหน่วยยังต่างประเทศได้ ดังนั้นดังต่อไปนี้ พ.ศ. 2550 เป็นต้นมา ประเทศไทยจึงมีการเริ่มจำหน่ายเอทานอลไปยังตลาดต่างประเทศ โดยปริมาณมีการส่งออกที่เพิ่มขึ้นจาก 14.37 ล้านลิตรในปี พ.ศ. 2550 มาอยู่ที่ 30.69 ล้านลิตร ในเดือนตุลาคม พ.ศ. 2551 ดังตารางที่ 4.16 แต่การส่งออกยังมีปัญหาความคุ้มค่าขนส่ง และวิธีการขนส่ง โดยจะต้องขนส่งโดยรถบรรทุกไปยังท่าเรือ ซึ่งค่าใช้จ่ายขึ้นอยู่กับระยะทาง โรงงานกับท่าเรือ และปริมาณการขนส่งทางรถบรรทุกจะทำได้เพียง 32,000 ลิตร ต่อเที่ยว นอกจากนี้การขนส่งทางเรือ ยังต้องมีปริมาณที่มากพอ กับความจุในการบรรทุกของเรือ จึงทำให้การขนส่งเป็นปัญหาที่สำคัญในการส่งออกเอทานอล

ตารางที่ 4.16 ปริมาณการส่งออกเอทานอลปี พ.ศ. 2550-2551

เดือน ปี พ.ศ.	ม.ค.	ก.พ.	มี.ค.	เม.ย.	พ.ค.	มิ.ย.	ก.ค.	ส.ค.	ก.ย.	ต.ค.	พ.ย.	ธ.ค.	รวม
2550	-	-	-	0.35	-	-	0.36	2.50	-	4.68	5.38	1.10	14.37
2551	2.51	7.97	3.08	8.22	3.16	2.57	2.45	0.70	-	-	-	-	30.69

ที่มา : กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, www, 2551

2) สถานการณ์การใช้แก๊สโซฮอล์ E85 ในต่างประเทศ (วอลโว่, ออนไลน์, 2551) บริษัทวอลโว่ได้ศึกษาว่า ประเทศไทยสวีเดน มีขนาด 2.5 เท่าของเกาหลีอังกฤษ แต่มีประชากรเท่ากรุงลอนדוןเพียงเมืองเดียว ประมาณ 9.5 แสนคน สวีเดนไม่สามารถผลิตวัตถุดิบ เพื่อการผลิตเอทานอลเอง ได้จึงต้องนำเข้าจากราชอาชีพ ในช่วงปลายปี พ.ศ. 2544 มีรถยนต์ FFV อยู่เพียงไม่กี่คัน และมีบริษัทผู้ให้บริการนำมันแก๊สโซหอล์ 1 บริษัท โดยมีสถานีบริการอยู่เพียงไม่กี่สถานี รัฐบาลสวีเดนมองที่เรื่องสิ่งแวดล้อมเป็นสำคัญ จึงตัดสินใจส่งเสริมการใช้รถยนต์ประหยัดพลังงาน (Energy Efficient Vehicle : EEV) ประเทศไทยต่างๆ รวมถึงรถใช้เชื้อเพลิงชีวภาพด้วย และเริ่มการให้สิทธิพิเศษต่างๆ เพื่อกระตุ้นให้ผู้บริโภค หันมาให้ความสำคัญกับแก๊สโซหอล์ ดังนี้

- ภาษีเชื้อเพลิง : ไม่เก็บภาษีนำมันเชื้อเพลิงใบโอดอกออกเก็บเฉพาะภาษีมูลค่าเพิ่ม

- ภาษีรถยนต์บริษัท : ลด 20% สำหรับรถยนต์ FFV

- ภาษีการใช้ถนนรายปี : ต่ำกว่าบนชนิด 33%

- ค่าประกันรถยนต์ : ลดลง 20%
- ค่าจดทะเบียน : พรีสำหรับรถยนต์ FFV ใน 30 เมือง
- ค่าธรรมเนียมการใช้รถในเขตเมือง : ยกเว้นสำหรับรถยนต์ FFV ในกรุง
สหอโภค์เป็นเวลา 5 ปี
- สาธารณูปโภคเกี่ยวกับ E85 : ต้องมีหัวจ่ายเชื้อเพลิงทางเลือกในสถานีบริการ
ใหญ่ๆ ทุกสถานีภายในปี พ.ศ. 2552
- การจัดซื้อรถยนต์ : 35% ของรถยนต์สาธารณะทั้งหมดต้องเป็นรถยนต์ที่เป็น^{มิตรกับสิ่งแวดล้อม (85% ของรถที่จัดซื้อหรือเช่ามาใหม่)}

ในเดือนสิงหาคม พ.ศ. 2550 มีสถานีบริการนำมันแก๊สโซฮอล์ E85 มากกว่า 900 สถานี และขยายเป็นมากกว่า 1,000 สถานีภายในสิ้นปี พ.ศ. 2550 ทั้งนี้โดยมีการวางแผนไว้ว่าภายในปี พ.ศ. 2553 จะมีสถานีบริการเพิ่มเป็น 4,000 สถานี โดยต้องจำหน่ายพลังงานทางเลือกที่สามารถผลิตขึ้นใหม่ได้ ปัจจุบันมีรถยนต์ FFV ประมาณ 97,000 คันที่ใช้พลังงาน E85 (ข้อมูลเดือนธันวาคม พ.ศ. 2550)

ความสำเร็จของประเทศบราซิลเกิดขึ้นได้ด้วยแรงผลักดันเชิงมหภาค โดยในปี พ.ศ. 2518 มีการสร้างสมดุลราคาน้ำตาลในโลก เนื่องจากราชาลเป็นผู้ผลิตน้ำตาลรายใหญ่ที่สุดในโลก โครงการแอลกอฮอล์แห่งชาติ หรือ The Brazilian National Alcohol Program จึงได้รับการจัดตั้งขึ้นโดยมีจุดมุ่งหมายเพื่อการผลิตเอทานอลให้ได้ 3,030 ล้านลิตรภายในปี พ.ศ. 2523 ทั้งนี้การสั่งห้ามขายนำมันให้กับบราซิลในปี พ.ศ. 2522 ของกลุ่มประเทศผู้ผลิตนำมันหรือโอเปก ได้ช่วยสนับสนุนให้น้ำมันโลกในประเทศบราซิลเพิ่มแข็งขึ้น ผลักดันให้เป้าหมายการผลิตเอทานอลขึ้นไปเป็น 10,600 ล้านลิตรในปี พ.ศ. 2528 จนถึงปี พ.ศ. 2549 บราซิลสามารถผลิตเอทานอลได้ถึงปีละ 17,000 ล้านลิตร โดยกว่า 80% ผลิตเพื่อใช้ภายในประเทศ ความสำเร็จที่ต่อเนื่องยังเป็นผลมาจากการสนับสนุนของรัฐบาลเป็นสำคัญ เป้าหมายการสนับสนุนของรัฐบาลได้ซื้อเอทานอลในราคากันเพื่อนำมาผลิตเป็นแก๊สโซฮอล์ ทั้งยังมีการอนุญาตให้สถานีบริการนำมันเปิดให้ บริการเชื้อเพลิงเอทานอลได้อย่างเต็มที่ ราคาน้ำมันแก๊สโซฮอล์หน้าปีมีขั้นต่ำเพื่อนำไปขยายการลงทุนได้ด้วย ในขณะที่ทางด้านผู้ผลิตรถยนต์ก็ได้รับการสนับสนุนให้ผลิตรถยนต์โดยใช้อุตสาหกรรมอิเล็กทรอนิกส์ จำนวนมาก มากกว่า 3 ล้านคันในบราซิล หรือประมาณ 83% ของส่วนแบ่งการตลาดทั้งหมด

ยุทธศักดิ์ คณาสวัสดิ์ (www, 2551) ได้ศึกษาและพบว่ามีการสร้างรถยนต์ FFV จำหน่ายในเชิงพาณิชย์ของประเทศสหรัฐอเมริกา คือ รถยนต์เซฟโรลต์รุ่นลามิ่งของค่าย GM ซึ่งเริ่มวางจำหน่ายเมื่อปี พ.ศ. 2535 ปัจจุบันมียอดจำหน่ายไปแล้วมากกว่า 6 ล้านคัน ซึ่งความจริงแล้วรถยนต์แบบ FFV หากผลิตจำนวนมากในลักษณะ Mass Production แล้ว จะมีต้นทุนการผลิตเพิ่มขึ้นเพียงแค่ 100 เหรียญสหรัฐ หรือ 3,300 บาทเท่านั้น เมื่อเปรียบเทียบกับต้นทุนการผลิตรถยนต์แบบธรรมดา ซึ่งไปกว่านั้น รถยนต์แบบ FFV ในประเทศสหรัฐอเมริกา ได้จำหน่ายในราคากันน้ำด้วย หรือ ใกล้เคียงมากกับรถยนต์แบบธรรมดาอีกด้วย แม้ว่าจะมีต้นทุนการผลิตสูงกว่าคู่แข่ง เนื่องจากมีกฎหมายกำหนดให้บริษัทรถยนต์ต้องมียอดขายรถยนต์สิ้นเปลืองน้ำมันโดยเฉลี่ย (Corporate Average Fuel Economy Standard - CAFE) ไม่เกินกว่าระดับที่กำหนด โดยหากรถยนต์บางแบบมีอัตราสิ้นเปลืองน้ำมันมากกว่าระดับที่กำหนดจะต้องผลิตรถยนต์อีกแบบที่ประหยัดน้ำมันน้อยกว่ากำหนด เพื่อให้อัตราเฉลี่ยของรถยนต์ทุกคันไม่เกินกำหนด เนื่องจากกฎหมายกำหนดว่าถ้าเป็นรถยนต์แบบ FFV แล้ว จะได้รับการพิจารณาปรับตัวเลขเพื่อใช้คำนวณราคาเป็นกรณีพิเศษ ทำให้บริษัทรถยนต์ของสหรัฐฯ ซึ่งปกติผลิตรถยนต์ขนาดใหญ่สิ้นเปลืองน้ำมันมาก จำเป็นต้องเน้นการผลิตรถยนต์ FFV เป็นการขาดขาด เพื่อให้อัตราสิ้นเปลืองน้ำมันโดยเฉลี่ยไม่เกินกว่าระดับที่กฎหมายกำหนด โดยยอมจำหน่ายรถยนต์ประเภทนี้ในราค่าต่ำลง นอกเหนือนี้เจ้าของรถยนต์ในสหรัฐฯ จำนวนมากไม่ทราบว่ารถยนต์ของตนเองเป็นแบบ FFV เนื่องจากตัวแทนจำหน่ายไม่คิดว่า FFV เป็นจุดขาย ดังนั้น จึงไม่นำประเด็นนี้เป็นกลยุทธ์การตลาด จากการที่มีรถยนต์ FFV จำนวนมากขึ้น ทำให้เริ่มมีสถานีบริการน้ำมันประเภท E85 เกิดขึ้นในสหรัฐฯ ในเดือนมีนาคม 2551 มีสถานีบริการน้ำมัน E85 จำนวน 1,500 แห่ง ในสหรัฐฯ อย่างไรก็ตาม สถานีบริการน้ำมันที่จำหน่ายน้ำมัน E85 ยังมีสัดส่วนค่อนข้างต่ำ ก่าวกือ ต่ำกว่า 1% ของจำนวนสถานีบริการน้ำมันทั้งหมดของสหรัฐอเมริกา

4.2 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางด้านการเงิน

การวิเคราะห์โครงการทางด้านการเงินเป็นการวิเคราะห์ที่เน้นต้นทุนและผลประโยชน์ทางด้านการเงินของโครงการผลิตเอทานอลจำนวน 3 ขนาด คือ 30,000 ลิตรต่อวัน 50,000 ลิตรต่อวัน และ 100,000 ลิตรต่อวัน โดยใช้เกณฑ์มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value : NPV) อัตราผลตอบแทนภายใน (Internal Rate of Return : IRR) อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุน (Benefit-Cost Ratio : B/C Ratio) และระยะเวลาคืนทุน (Pay Back Period) เพื่อนำมาใช้ในการศึกษาในการกำหนดกลยุทธ์ของการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน

4.2.1 ข้อสมมุติในการวิเคราะห์ทางด้านการเงิน

ในการศึกษาความเป็นไปได้ในการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนที่ผสมในน้ำมันเบนซินในอัตราส่วนต่างๆ และทดสอบสารเพิ่มค่าออกเทน MTBE โดยใช้ข้อมูลจากการตรวจพัฒนา กระตรวจวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี กระตรวจเกษตรและสหกรณ์ หนังสือชี้ชวนการลงทุนและการสัมภาษณ์ผู้จัดการของบริษัทผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง แห่งหนึ่ง ETHANOL-BIO-FUEL.COM งานวิจัยของบุณยพัต สุภานิช และคณะ (2546) งานวิจัยของเจริญศักดิ์ ใจฤทธิ์พิเชษฐ์ และคณะ (2546) และงานวิจัยอื่นๆ ที่เกี่ยวข้องโดยกำหนดคุณสมบัติในการวิเคราะห์โครงสร้างทางค้านการเงินดังนี้

4.2.1.1 ต้นทุนทางการเงินของโครงการ แบ่งออกเป็น 2 ส่วนคือ

1) ค่าใช้จ่ายในการลงทุน

1.1) ที่ดินและค่าใช้จ่ายในการพัฒนา โดยทำการอ้างอิงจากข้อมูลงบการเงิน และนำมาคำนวณให้เหมาะสมกับปริมาณการผลิต โดยคิดค่าที่ดินและค่าใช้จ่ายในการพัฒนาไว้ละ 200,000 บาท (โดยของบริษัทที่ผลิตเอทานอลจริงอยู่ที่ไว้ละ 155,000 บาท) เนื่องจากโรงงานที่ผลิตจะตั้งอยู่ใกล้กับแหล่งวัตถุดิบ

1.2) อาคารและสิ่งปลูกสร้าง ซึ่งประกอบไปด้วย อาคารสำนักงาน โรงงาน โรงเก็บวัตถุดิน บ้านพักคนงาน และโรงอาหาร โดยทำการอ้างอิงจากข้อมูลงบการเงิน โดยนำมาคำนวณให้เหมาะสมกับปริมาณการผลิต

1.3) เครื่องจักรและอุปกรณ์ในการผลิตเอทานอล ซึ่งประกอบไปด้วย
ค่าเครื่องจักรและอุปกรณ์ในการผลิต เครื่องบ่มบัน้ำเสีย ค่าใช้จ่ายในการออกแบบ ติดตั้ง และการ
เดินเครื่องจักร โดยมูลค่าของเครื่องจักรและอุปกรณ์ใช้ข้อมูลจาก ETHANOL-BIO-FUEL.COM
ของประเทศไทยที่กำหนดให้ราคาโรงงานเอทานอล ขึ้นอยู่กับปริมาณการผลิตในแต่ละปี
โดยมีอัตรา 1.25 – 2 ดอลลาร์สหรัฐต่อกแกลลอน โดยจะเท่ากับ 11.23 – 17.97 บาทต่อลิตร (คิดที่อัตรา¹
แลกเปลี่ยน 1 ดอลลาร์สหรัฐเท่ากับ 34 บาท)

1.4) เครื่องตอกแต่งและเครื่องใช้โรงงาน ทำการอ้างอิงจากข้อมูลงบการเงิน โดยนำมารวบรวมให้เหมาะสมกับปริมาณการผลิต

ให้หมายความกับปริมาณการผลิต 1.5) ระบบสารสนเทศป้องกัน ทำการอ้างอิงจากข้อมูลนักการเงิน โดยนำมาคำนวณ

1.6) ยานพาหนะ ทำการอ้างอิงจากข้อมูลงบการเงิน โดยนำมาคำนวณให้เหมาะสมกับปริมาณการผลิต

ในการผลิตเชื้อท่านอลน้ำด 30,000 ลิตรต่อวัน 50,000 ลิตรต่อวัน และ 100,000 ลิตรต่อวัน มีค่าใช้จ่ายในการลงทุน ตามตารางที่ 4.17

ตารางที่ 4.17 ค่าใช้จ่ายในการลงทุนของโรงงานผลิตเทอทานօลามันสำปะหลัง โดยแยกตามกำลังการผลิต

หน่วย : บาท

รายการ	กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	30,000	50,000	100,000
ที่ดินและค่าใช้จ่ายในการพัฒนา	10,626,000.00	17,710,000.00	35,374,000.00	
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	25,591,000.00	42,644,450.00	85,266,720.00	
ค่าเครื่องจักรและอุปกรณ์	177,903,000.00	296,505,000.00	593,010,000.00	
เครื่องตัดแต่งและเครื่องใช้โรงงาน	496,220.00	826,890.00	1,653,350.00	
ระบบสาธารณูปโภค	3,764,350.00	6,272,830.00	12,580,840.00	
ยานพาหนะ	1,864,880.00	3,107,590.00	6,213,560.00	
รวม	220,245,450.00	367,066,760.00	734,098,470.00	

ที่มา: จากการคำนวณ โดยอ้างอิงจากการเงินของบริษัทผลิตเทอทานօลามันสำปะหลังแห่งหนึ่ง

2) ค่าใช้จ่ายของโครงการ ประกอบด้วย 2 ส่วนคือ

2.1) ต้นทุนขาย คือ ต้นทุนวัตถุดิบที่แบรนด์ตามปริมาณເອທານອລทີ່ພລິຕ ຜົ່ງປະກອບໄປด้วยค่าใช้จ่ายสำหรับวัตถุดิบต่างๆ คือ

- หัวมันสำปะหลัง

โรงงานใช้หัวมันสำปะหลังสดเป็นวัตถุดิบหลักในการผลิต โดยหัวมันสดปริมาณ 1 ตัน จะผลิตເອທານອລໄດ້จำนวน 165 ลิตร (คิดที่เปอร์เซ็นต์แปঁง 27 %) โดยกำหนดให้ราคาหัวมันสำปะหลังสดอยู่ที่ราคา 1.38 บาทต่อ กิโลกรัม เป็นราคานเฉลี่ยปี พ.ศ. 2550 (สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร, ออนไลน์, 2550) ดังนั้น โครงการผลิตເອທານອລขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน 50,000 ลิตรต่อวัน และ 100,000 ลิตรต่อวัน มีค่าใช้จ่ายสำหรับวัตถุดิบหัวมันสำปะหลังสดตามตารางที่ 4.18

ตารางที่ 4.18 ปริมาณค่าใช้จ่ายในการจัดหาหัวมันสำปะหลังสดที่ใช้ในการผลิตເອທານອລต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

หน่วย : บาท

ปี พ.ศ.	กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	30,000	50,000	100,000
2552 - 2554 (ดำเนินการผลิต 60%)	49,680,000.00	82,800,000.00	165,600,000.00	
2555 - 2569 (ดำเนินการผลิต 100%)	82,800,000.00	138,000,000.00	276,000,000.00	

ที่มา: จากการคำนวณ

- สารเคมีและน้ำย่อย

ในการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนต้องใช้สารเคมีและน้ำย่อย ได้แก่ กรดซัลฟิวริก (H_2SO_4) โซเดียมไฮดรอกไซด์ ($NaOH$) แคลเซียมคลอไรด์ไฮเดรต ($CaCl_2 \cdot 2H_2O$) น้ำย่อย Termamyl 120 L น้ำย่อย Rhizozyme™ และอินๆ โดยในการผลิตเอทานอลมีต้นทุนสารเคมีและน้ำย่อย ซึ่งข้อมูลราคาและปริมาณการใช้อ้างอิงข้อมูลจากเจริญศักดิ์ โรงงานฤทธิ์ และคณะ (2546) ตามตารางที่ 4.18 เพื่อนำใช้ในการคำนวณแยกตามกำลังการผลิตตามตารางที่ 4.19

ตารางที่ 4.19 ต้นทุนสารเคมีและน้ำย่อยของการผลิตเอทานอล ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเส้นจากการผลิตแบบ SSF

รายการ	ราคา (บาท / กิโลกรัม)	ปริมาณการใช้ (กิโลกรัม)	จำนวนเงิน (บาท)
1. แคลเซียมคลอไรด์ไฮเดรต ($CaCl_2 \cdot 2H_2O$)	20	203.35	4,066.93
2. โซเดียมไฮดรอกไซด์ ($NaOH$)	20	512.07	10,241.31
3. กรดซัลฟิวริก (H_2SO_4)	13 บาทต่อลิตร	512.07 ลิตร	6,656.85
4. น้ำย่อย Termamyl 120 L	180	203.35	36,602.33
5. น้ำย่อย Rhizozyme™	200	203.35	61,003.89
6. อินๆ			10,000
รวม			128,571.30
ต้นทุนสารเคมีและน้ำย่อย (บาทต่อลิตร)			1.286

ที่มา : เจริญศักดิ์ โรงงานฤทธิ์ และคณะ, การศึกษาต้นแบบโรงงานเอทานอลโดยการพัฒนาเทคโนโลยี มันเส้น, 2546

จากข้อมูลในตารางที่ 4.19 จะนำมาใช้ในการคำนวณหาค่าใช้จ่ายสารเคมีและน้ำย่อยที่ใช้ในการผลิตเอทานอลต่อปี ซึ่งสามารถคำนวณได้ดังแสดงในตารางที่ 4.20

ตารางที่ 4.20 ค่าใช้จ่ายสารเคมีและน้ำย่อยที่ใช้ในการผลิตเอทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต
หน่วย : บาท

ปี พ.ศ.	กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	30,000	50,000	100,000
2552 - 2554 (ดำเนินการผลิต 60%)	7,638,840.00	12,731,400.00	25,462,800.00	
2554 - 2569 (ดำเนินการผลิต 100%)	12,731,400.00	21,219,000.00	42,438,000.00	

ที่มา: จากการคำนวณ

- ค่าพลังงานไอน้ำ

ในการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนต้องใช้พลังงานไอน้ำตามตารางที่ 4.21 โดยใช้ข้อมูลค่าใช้จ่ายค่าพลังงานไอน้ำที่ใช้ในการผลิตเอทานอล ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเส้นจากการผลิตแบบ SSF ของ เจริญศักดิ์ ใจนุ่นฤทธิ์ และคณะ (2546) มาใช้ในการคำนวณสำหรับค่าใช้จ่ายด้านไอน้ำในการผลิตเอทานอล แยกตามกำลังการผลิตในตารางที่ 4.22

ตารางที่ 4.21 ค่าใช้จ่ายค่าพลังงานไอน้ำที่ใช้ในการผลิตเอทานอล ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเส้นจากการผลิตแบบ SSF

ปริมาณไอน้ำที่ต้องการทึบหมุด (ตัน)	288.24
ปริมาณไอน้ำที่ได้จากระบบ Biogas (ตัน)	101.24
ปริมาณไอน้ำที่ต้องการจากการใช้น้ำมันเตา (ตัน)	186.84
ราคาค่าไอน้ำจากน้ำมันเตา (บาท/ตันไอน้ำ)*	1,291.5
ราคาน้ำมันเตา (บาท)	241,303.86
ต้นทุนค่าไอน้ำ/เอทานอล (บาทต่อลิตร)	2.413

ที่มา : จากการคำนวณ และจากเจริญศักดิ์ ใจนุ่นฤทธิ์ และคณะ, การศึกษาต้นแบบโรงงานเอทานอล โดยการพัฒนาเทคโนโลยีจากมันเส้น, 2546

หมายเหตุ : *น้ำมันเตา 70 ลิตร ใช้ผลิตไอน้ำได้ 1 ตัน และราคาน้ำมันเตาราคาลิตรละ 18.45 บาทต่อลิตร(ปี 2550) ดังนั้นราคาไอน้ำเท่ากับ 1,291.5 บาทต่อดันไอน้ำ

ตารางที่ 4.22 ค่าใช้จ่ายพลังงานไอน้ำที่ใช้ในการผลิตเอทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

หน่วย : บาท

กำลังการผลิต (ลิตร/วัน) ปี พ.ศ.	30,000	50,000	100,000
2552-2554(ดำเนินการผลิต 60%)	14,333,220.00	23,888,700.00	47,777,400.00
2555-2569(ดำเนินการผลิต 100%)	23,888,700.00	39,814,500.00	79,629,000.00

ที่มา : จากการคำนวณ

- ค่าไฟฟ้า

ในการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนต้องใช้พลังงานไฟฟ้า โดยข้อมูลของ เจริญศักดิ์ ใจนุ่นฤทธิ์ และคณะ (2546) มาใช้ในการคำนวณ ดังตารางที่ 4.23 และนำมาคำนวณค่าใช้จ่ายค่าไฟฟ้าสำหรับการผลิตเอทานอล แยกตามกำลังการผลิตได้ ดังตารางที่ 4.24

ตารางที่ 4.23 ค่าใช้จ่ายค่าพลังงานไฟฟ้าที่ใช้ในการผลิตเอทานอล ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน จากการผลิตมันเสื่นจากการผลิตแบบ SSF

ปริมาณไฟฟ้าที่ใช้ (กิโลวัตท์ต่อวัน)	2,242.19
ราคาค่าไฟฟ้า (บาทต่อกิโลวัตท์) *	2.695
คิดเป็นค่าไฟฟ้า (บาท)	6042.70
ปริมาณค่าไฟฟ้าในส่วนอื่น ๆ ของโรงงาน (บาท)	2634.57
ค่าไฟฟ้า (บาทต่อวัน)	8677.27
ต้นทุนค่าไฟฟ้าต่อเอทานอล (บาทต่อลิตร)	0.087

ที่มา : จากการคำนวณ และจาก เจริญศักดิ์ ใจฤทธิ์ และคณะ (2546)

หมายเหตุ : *ระดับแรงดันไฟฟ้า 22-23 กิโลโวลท์ (การไฟฟ้าส่วนภูมิภาค, www, 2551)

ตารางที่ 4.24 ค่าใช้จ่ายพลังงานไฟฟ้าที่ใช้ในการผลิตเอทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

หน่วย : บาท

กำลังการผลิต (ลิตร/วัน) ปี พ.ศ.	30,000	50,000	100,000
2552-2554 (ดำเนินการผลิต 60%)	516,780.00	861,300.00	1,718,099.46
2555-2569 (ดำเนินการผลิต 100%)	861,300.00	1,435,500.00	2,863,499.10

ที่มา : จากการคำนวณ

- ค่าภายในอาคารในโครงการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน เป็นโครงการที่ได้รับการส่งเสริมการลงทุน ทำให้ได้รับการงดเว้นไม่ต้องเสียภาษีตลดอกรอบระยะเวลา 8 ปี ตั้งแต่ปีที่บริษัทเริ่มผลิตและมีกำไร (กรมส่งเสริมการลงทุน, ออนไลน์, 2551) หลังจากปีที่ 8 เป็นต้นไป ให้เสียภาษีในอัตราข้อยละ 30 ของกำไรสุทธิ (กรมสรรพากร, ออนไลน์, 2551) โดยทั้งสามโครงการต้องเสียภาษีเป็นจำนวนเงินตามตารางที่ 4.25

ตารางที่ 4.25 ค่าภายในอาคาร แยกตามกำลังการผลิต

หน่วย : บาท

กำลังการผลิต (ลิตร/วัน) ปี พ.ศ.	30,000	50,000	100,000
2560-2569 (ดำเนินการผลิต 100%)	10,967,400.00	18,991,180.00	39,140,710.00

ที่มา: จากการคำนวณ โดยคิดอัตราเสียภาษีร้อยละ 30 ของรายได้ในปีที่ 9 เป็นต้นไป

2.2) ค่าใช้จ่ายการดำเนินงาน กือ ค่าใช้จ่ายที่ใช้ในการบริหารจัดการ ซึ่งประกอบไปด้วยรายการต่างๆ ดังต่อไปนี้

- ค่าจ้างและเงินเดือน

ในโครงการผลิตอุปกรณ์เพื่อใช้เป็นพัสดุงานทดแทนนี้ ได้กำหนดให้ค่าจ้างและเงินเดือนคงที่ตลอดอายุของโครงการ สำหรับโครงการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน 50,000 ลิตรต่อวัน และ 100,000 ลิตรต่อวัน ดังมีรายละเอียดค่าจ้างและเงินเดือนดังนี้

ตารางที่ 4.26 จำนวนพนักงาน และ ค่าจ้างของ โรงงานที่มีกำลังการผลิต 30,000 ลิตรต่อวัน

ตำแหน่งงาน	จำนวน (คน)	อัตราค่าจ้าง (บาทต่อเดือน)	ค่าจ้างต่อเดือน (บาทต่อเดือน)	ค่าจ้างต่อปี (บาทต่อปี)
ผู้จัดการทั่วไป	1	45,000	45,000	540,000
ผู้จัดการฝ่าย	3	35,000	105,000	1,260,000
วิศวกร	3	20,000	60,000	720,000
ผู้ช่วยฝ่ายบริหาร	2	15,000	30,000	360,000
หัวหน้าแผนก	3	18,000	72,000	864,000
เลขานุการ	3	10,000	30,000	360,000
พนักงานระดับปฏิบัติการ	7	8,000	56,000	672,000
แรงงานไร้มือ	25	6,000	150,000	1,800,000
รวม	48	157,000	548,000	6,576,000

ที่มา : จากการประมาณการโดยใช้ข้อมูลของโรงงานจริงประกอบ

ตารางที่ 4.27 จำนวนพนักงานและค่าจ้างของ โรงงานที่มีกำลังการผลิต 50,000 ลิตรต่อวัน

ตำแหน่งงาน	จำนวน (คน)	อัตราค่าจ้าง (บาทต่อเดือน)	ค่าจ้างต่อเดือน (บาทต่อเดือน)	ค่าจ้างต่อปี (บาทต่อปี)
ผู้จัดการทั่วไป	1	50,000	50,000	600,000
ผู้จัดการฝ่าย	4	40,000	160,000	1,680,000
วิศวกร	5	20,000	100,000	1,200,000
ผู้ช่วยฝ่ายบริหาร	3	15,000	45,000	540,000
หัวหน้าแผนก	4	18,000	72,000	864,000
เลขานุการ	4	10,000	40,000	480,000
พนักงานระดับปฏิบัติการ	10	8,000	80,000	960,000
แรงงานไร้มือ	38	6,000	228,000	2,736,000
รวม	71	162,000	755,000	9,060,000

ที่มา : จากการประมาณการโดยใช้ข้อมูลของ โรงงานจริงประกอบ

ตารางที่ 4.28 จำนวนพนักงาน และ ค่าจ้างของ โรงงานที่มีกำลังการผลิต 100,000 ลิตรต่อวัน

ตำแหน่งงาน	จำนวน (คน)	อัตราค่าจ้าง (บาทต่อเดือน)	ค่าจ้างต่อเดือน (บาทต่อเดือน)	ค่าจ้างต่อปี (บาทต่อปี)
ผู้จัดการทั่วไป	1	50,000	50,000	600,000
ผู้จัดการฝ่าย	4	35,000	140,000	1,680,000
วิศวกร	7	20,000	140,000	1,680,000
ผู้ช่วยฝ่ายบริหาร	7	15,000	105,000	1,260,000
หัวหน้าแผนก	6	18,000	108,000	1,296,000
เลขานุการ	10	10,000	100,000	1,200,000
พนักงานระดับปฏิบัติการ	20	8,000	160,000	1,920,000
แรงงานไร้ฝีมือ	75	6,000	450,000	5,400,000
รวม	130	162,000	1,253,000	15,036,000

ที่มา : จากการประมาณการ โดยใช้ข้อมูลของ โรงงานจริงประกอบ

- ค่าบำรุงรักษาระถ่องจักรและอุปกรณ์ ในโครงการผลิตเชื้อเพลิงจากเศษไม้ สำหรับการผลิตเชื้อเพลิงจากเศษไม้ ประมาณ 1% ของค่าใช้จ่ายในการลงทุน (อภิสกัด อุ่มจันสา, WWW, 2549) เท่ากันทุกปีตลอดอายุของแต่ละขนาดกำลังการผลิต ดังตารางที่ 4.29

ตารางที่ 4.29 ค่าบำรุงรักษาระถ่องจักรและอุปกรณ์ที่ใช้ในการผลิตเชื้อเพลิงจากเศษไม้ แยกตามกำลังการผลิต

กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	ค่าบำรุงรักษาระถ่องจักรและอุปกรณ์ (บาท)
30,000	2,202,454.50
50,000	3,670,667.60
100,000	7,340,984.70

ที่มา: จากการคำนวณ

- ค่าใช้จ่ายด้านการบริหาร หมายถึง ค่าใช้จ่ายในการขาย ค่าใช้จ่ายในการเก็บรักษารสินค้า การขนส่ง การฝึกอบรม และค่าใช้จ่ายสำนักงาน ในการผลิตเชื้อเพลิงจากเศษไม้ ประมาณ 25% ของเงินเดือนพนักงานในแต่ละปี (อภิสกัด อุ่มจันสา, 2549) โดยกำหนดให้เท่ากันทุกปีตลอดอายุของโครงการ ดังตารางที่ 4.30

ตารางที่ 4.30 ค่าใช้จ่ายด้านการบริหารที่ใช้ในการผลิตเอทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	ค่าใช้จ่ายด้านการบริหาร (บาท)
30,000	1,644,000
50,000	2,265,000
100,000	3,759,000

ที่มา: จากการคำนวณ

- ค่าใช้จ่ายด้านการประกันภัย ในโครงการผลิตเอทานอลคิดค่าใช้จ่ายด้านการประกันภัย ในอัตรา 0.2 % ของค่าใช้จ่ายในการลงทุน (อภิสักดิ์ อุ่มจันสา, 2549) โดยกำหนดให้เท่ากันทุกปีตลอดอายุของโครงการ ดังตารางที่ 4.31

ตารางที่ 4.31 ค่าใช้จ่ายด้านการประกันภัย ในโครงการผลิตเอทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	ค่าใช้จ่ายด้านการประกันภัย (บาท)
30,000	440,490
50,000	734,133
100,000	1,468,196

ที่มา: จากการคำนวณ

4.2.1.2 ผลประโยชน์ทางด้านการเงินของโครงการ

ผลประโยชน์ทางการเงินของการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน โดยแยกตามกำลังการผลิต ประกอบไปด้วย ผลประโยชน์หลัก และผลผลอยได้อื่นๆ โดยในช่วง 3 ปีแรก โครงการมีกำลังการผลิตเพียง 60 % และในช่วง 17 ปีหลังมีกำลังการผลิตเต็มที่ 100 % ซึ่ง ผลประโยชน์ของโครงการประกอบด้วยรายละเอียดดังนี้

1) ผลประโยชน์หลัก คือ เอทานอลที่มีความเข้มข้น 99.5 % ซึ่งผลประโยชน์นี้ คำนวณได้จากปริมาณเอทานอลที่ผลิตคูณกับราคาขาย ซึ่งกำหนดให้ราคาขายอยู่ที่ระดับ 18 บาทต่อลิตร โดยอ้างอิงราคาเฉลี่ยในปี พ.ศ. 2550 (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, ออนไลน์, 2550) ซึ่งได้ประมาณการผลิต 330 วันต่อปี ทำให้ได้ปริมาณเอทานอลและรายได้จากผลประโยชน์หลัก ดังตารางที่ 4.32

ตารางที่ 4.32 ปริมาณผลผลิตและผลประโยชน์หลักของการผลิตเอทานอลต่อปีแยกตามกำลังการผลิต

ปี พ.ศ. กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	30,000		50,000		100,000	
	ปริมาณ (ลิตร)	มูลค่า (บาท)	ปริมาณ (ลิตร)	มูลค่า (บาท)	ปริมาณ (ลิตร)	มูลค่า (บาท)
2552-2554 (ดำเนินการ ผลิต 60%)	5,940,000	106,920,00 0	9,900,000	178,200,00 0	19,800,000	356,400,00 0
2555-2559 (ดำเนินการ ผลิต 100%)	9,900,000	178,200,00 0	16,500,000	297,000,00 0	33,000,000	594,000,00 0

ที่มา : จากการคำนวณ

2) ผลผลอยได้อื่นๆ ในการผลิตเอทานอลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนนอกจากจะได้เอทานอลแล้ว ยังมีผลผลอยได้อื่นๆ ที่มีมูลค่า ได้แก่ กรดอะซิติก (Acetic acid) เอทิลอะซิเตท (Ethyl acetate) ฟูเซลลออยล์ (Flusel oil) DDGS (Dry distillers grains with solubles) บีสต์ (Yeast) ปุ๋ย อินทรีย์ และกําชการบอน ไดออกไซด์ โดยทางโรงงานสามารถสร้างมูลค่าเพิ่ม ได้จากการผลผลอยได้ต่างๆ แต่ทางโรงงานต้องมีการลงทุนเพิ่มเติม โดยจากข้อมูลโรงงานจริง ได้มีการนำผลผลอยได้มาทำเป็นปุ๋ยชีวภาพเพื่อนำมาจำหน่ายแก่เกษตรในพื้นที่ โดยคำนวณจากการเงินในหนังสือ ชี้ชวนการลงทุน มีรายได้จากการผลผลอยได้ในอัตราส่วน 5.3 % ของปริมาณเอทานอลที่ผลิต ซึ่งจะได้รายได้จากการผลผลอยได้อื่นๆ ในตารางที่ 4.33

ตารางที่ 4.33 รายได้จากการผลผลอยได้อื่นๆ ของการผลิตเอทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

ปี พ.ศ. กำลังการผลิต (ลิตร/วัน)	30,000		50,000		100,000	
	ปริมาณ (ลิตร)	มูลค่า (บาท)	ปริมาณ (ลิตร)	มูลค่า (บาท)	ปริมาณ (ลิตร)	มูลค่า (บาท)
2552-2554 (ดำเนินการ ผลิต 60%)	5,940,000	314,820	9,900,000	524,700	19,800,000	1,049,400
2555-2559 (ดำเนินการ ผลิต 100%)	9,900,000	524,700	16,500,000	874,500	33,000,000	1,749,000

ที่มา : จากการคำนวณ

4.2.2 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินของโครงการ

จากข้อมูลที่ได้นำมาวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินตามเกณฑ์มูลค่าปัจจุบันของโครงการ (Net Present Value : NPV) อัตราผลตอบแทนภายในของโครงการ (Internal Rate of Return : IRR) อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุน (Benefit-Cost Ratio : B/C Ratio) และระยะเวลาคืนทุนของโครงการ (Pay Back Period) ในการศึกษาใช้ระยะเวลา 20 ปี (ตามอายุการใช้งานของเครื่องจักร) อัตราคิดลดที่ 7.5 % (อัตราดอกเบี้ยเงินกู้) โดยใช้ราคาเฉลี่ยปี พ.ศ. 2550 ซึ่งราคามั่นคงหลังอยู่ที่ 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคาอุทกานอลอยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร ซึ่งแยกตามกำลังการผลิตต่อปี ดังนี้

4.2.2.1 มูลค่าปัจจุบันสุทธิของโครงการ (Net Present Value : NPV)

มูลค่าปัจจุบันสุทธิของโครงการ

$$NPV = \sum_{t=1}^n \frac{B_t - C_t}{(1+r)^t} + PV \text{ ของสินทรัพย์ที่เหลือ}$$

1) การผลิตอุทกานอลจากมั่นคงหลังขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน สามารถคำนวณหามูลค่าปัจจุบันของโครงการได้เท่ากับ 120,544,532 บาท มูลค่าปัจจุบันเป็นบวกแสดงว่าโครงการคุ้มค่าต่อการลงทุน

ตารางที่ 4.34 มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตอุทกานอลจากมั่นคงหลังขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV
	ประเภท ทุน	ค่า ดำเนินงาน						
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.009126
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.093894
2552		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.8051	19,485.8675
2553		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.749	18,128.07696
2554		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.6968	16,864.67827
2555		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.6483	30,846.34739
2556		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.6031	28,695.71512
2557		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.5612	26,702.09803

ตารางที่ 4.34 มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง ขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV
	ประเภท ทุน	ค่า ดำเนินงาน						
2558		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.5221	24,841.70596
2559		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.4858	23,114.53889
2660		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.452	21,506.32272
2661		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.4206	20,012.29942
2662		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3914	18,622.9529
2663		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3642	17,328.76711
2664		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3388	16,120.22597
2665		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3153	15,002.08751
2666		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2731	12,994.19632
2667		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2541	12,090.16948
2668		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2356	11,209.93282
2669		10,862.94	120,281.40	131,144.34	188,986.70	57,842.36	0.2201	12,731.10344
รวม		201751.95	2020727.52	2442724.92	3012836.96	570112.04		120,544.5328

ที่มา: จากการคำนวณ

2) การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน สามารถคำนวณ
หมายเหตุ ให้ เท่ากับ 220,851,924 บาท มูลค่าปัจจุบันเป็นบวกแสดงว่าโครงการคุ้มค่าต่อการ
ลงทุน

ตารางที่ 4.35 มูลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV
	ประเภท ทุน	ค่า ดำเนินงาน						
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.500444
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.410958
2552		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.8051	34,388.63885
2553		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.749	31,992.4115
2554		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.6968	29,762.7668

ตารางที่ 4.35 นูกลค่าปัจจุบันของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตอุตสาหกรรมมันสำปะหลังขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV
	ประเภท ทุน	ค่า ดำเนินงาน						
2555		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.6483	52,950.35631
2556		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.6031	49,258.61467
2557		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.5612	45,836.40284
2558		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.5221	42,642.88297
2559		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.4858	39,678.05506
2660		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.452	36,917.4164
2661		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.4206	34,352.79942
2662		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3914	31,967.86898
2663		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3642	29,746.28994
2664		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3388	27,671.72716
2665		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3153	25,752.34821
2666		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2731	22,305.63367
2667		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2541	20,753.79537
2668		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2356	19,242.79492
2669		15,729.80	200,469.00	216,198.80	315,584.50	99,385.70	0.2201	21,874.79257
รวม		293,499.65	336,787.92	402,844.561	502,200.16	99,355.99		220,851.9242

ที่มา: จากการคำนวณ

3) การผลิตอุตสาหกรรมมันสำปะหลังขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน สามารถ
คำนวณหามูลค่าปัจจุบันได้เท่ากับ 473,930,487 บาท นูกลค่าปัจจุบันเป็นบวกแสดงว่าโครงการคุ้มค่า
ต่อการลงทุน

ตารางที่ 4.36 นูกลค่าปัจจุบันของของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตอุตสาหกรรมมันสำปะหลัง
ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV
	ประเภท ทุน	ค่า ดำเนินงาน						
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,,977.447287
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8654	-12,371.61128

ตารางที่ 4.36 นูลค่าปัจจุบันของของผลตอบแทนสุทธิ สำหรับการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง
ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV
	ประเภท ทุน	ค่า ดำเนินงาน						
2552		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.8051	71,884.90734
2553		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.749	66,875.91057
2554		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.6968	62,215.13282
2555		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.6483	108,405.0501
2556		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.6031	100,846.9624
2557		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.5612	93,840.682
2558		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.5221	87,302.60169
2559		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.4858	81,232.72151
2660		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.452	75,580.87716
2661		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.4206	70,330.3472
2662		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3914	65,447.68876
2663		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3642	60,899.45899
2664		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3388	56,652.215
2665		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3153	52,722.67825
2666		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2731	45,666.23352
2667		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2541	42,489.16125
2668		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2356	39,395.69615
2669		27,604.18	400,930.49	428,534.67	631,123.00	202,588.33	0.2201	44,589.69143
รวม		517,596.36	673,563.22	7,987,327.05	100,439.57.2	2,056,630.15		473,930.4876

ที่มา: จากการคำนวณ

4.2.2.2 อัตราผลตอบแทนภายใน ของโครงการ (Internal Rate of Return : IRR)

การคำนวณหาอัตราผลตอบแทนภายในของการผลิตเอทานอล สามารถคำนวณได้
จากสูตรดังต่อไปนี้

$$NPV = \sum_{t=1}^n \frac{B_t - C_t}{(1+r)^t} + PV \text{ ของสินทรัพย์ที่เหลือ} = 0$$

- 1) การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังขนาด 30,000 ลิตร สามารถคำนวณหา
อัตราผลตอบแทนภายในของโครงการได้เท่ากับ 13.385 % มีค่ามากกว่า 7.5% แสดงว่าโครงการ
คุ้มค่าต่อการลงทุน

$$\begin{aligned} \text{IRR} &= 12 + [(86743/(86743+38529))*2] \\ &= 13.385\% \end{aligned}$$

2) การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังขนาด 50,000 ลิตร สามารถคำนวณหา อัตราผลตอบแทนภายในของโครงการ ได้เท่ากับ 12.777 % มีค่ามากกว่า 7.5% แสดงว่าโครงการ คุ้มค่าต่อการลงทุน

$$\begin{aligned} \text{IRR} &= 12 + [(23628/(23628+37211))*2] \\ &= 12.777\% \end{aligned}$$

3) การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังขนาด 100,000 ลิตร สามารถคำนวณหา อัตราผลตอบแทนภายในของโครงการ ได้เท่ากับ 13.116 % มีค่ามากกว่า 7.5% แสดงว่าโครงการ คุ้มค่าต่อการลงทุน

$$\begin{aligned} \text{IRR} &= 12 + [(69610/(69610+55166))*2] \\ &= 13.116\% \end{aligned}$$

4.2.2.3 อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุน (Benefit-Cost Ratio : B/C Ratio)

การหาอัตราผลตอบแทนต่อต้นทุนของโครงการผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลัง สามารถคำนวณจากสูตรดังนี้

$$\text{B/C} = \frac{\text{PV of Benefit} + \text{PV ของสินทรัพย์คงเหลือ}}{\text{PV of cost}}$$

1) การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังขนาด 30,000 ลิตร สามารถคำนวณหา อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุนของโครงการ ได้เท่ากับ 1.0995 มีค่ามากกว่า 1 แสดงว่าโครงการ คุ้มค่าต่อ การลงทุน

$$\text{B/C} = \frac{1,331,298,429}{1,210,753,900}$$

$$= 1.0095$$

2) การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังขนาด 50,000 ลิตร สามารถคำนวณหา อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุนของโครงการ ได้เท่ากับ 1.1105 มีค่ามากกว่า 1 แสดงว่าโครงการ คุ้มค่าต่อ การลงทุน

$$\begin{aligned} \text{B/C} &= \frac{2,218,964,243}{1,998,112,320} \\ &= 1.1105 \end{aligned}$$

3) การผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลังขนาด 100,000 ลิตร สามารถคำนวณหา อัตราผลตอบแทนต่อทุนของโครงการได้เท่ากับ 1.1195 มีค่ามากกว่า 1 แสดงว่าโครงการคุ้มค่าต่อ การลงทุน

$$\begin{aligned} \text{B/C} &= \frac{4,437,918,361}{3,963,987,870} \\ &= 1.1195 \end{aligned}$$

4.2.2.4 ระยะเวลาคืนทุนของโครงการ (Pay Back Period)

การหาระยะเวลาคืนทุนการผลิตอุปกรณ์จากมันสำปะหลัง สามารถคำนวณได้ จากสูตรดังนี้

กรณีกระแสเงินสดเข้าสู่ธนิร์เท่ากันทุกปี

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \frac{\text{เงินสดจ่ายลงทุนสุทธิเริ่มโครงการ}}{\text{เงินสดรับสุทธิรายปี}}$$

กรณีกระแสเงินสดเข้าสู่ธนิริรายปีแตกต่างกัน

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = \text{จำนวนปีก่อนคืนทุน} + \frac{\text{ส่วนที่เหลือ}}{\text{กระแสเงินสดหักปี}}$$

ตารางที่ 4.37 ระยะเวลาคืนทุน (Pay Back Period) ของการผลิตอุปทานอลต่อปี แยกตามกำลังการผลิต

หน่วย : พันบาท

ระยะเวลา	กำลังการผลิตขนาด 30,000		กำลังการผลิตขนาด 50,000		กำลังการผลิตขนาด 100,000	
	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม
2549	-220,245.45	-220,245.45	-367,066.76	-367,066.76	-734,098.47	-734,098.47
2550	-1,928.42	-222,173.87	-3,213.48	-370,280.24	-6,425.29	-740,523.76
2551	-4,290.61	-226,464.48	-7,149.77	-377,430.01	-14,295.83	-754,819.59
2552	24,203.04	-202,261	42,713.50	-334,716.51	89,286.93	-665,532.66
2553	24,203.04	-178,058	42,713.50	-292,003	89,286.93	-576,246
2554	24,203.04	-153,855	42,713.50	-249,290	89,286.93	-486,959
2555	47,580.36	-106,275	81,675.70	-167,614	167,214.33	-319,744
2556	47,580.36	-58,695	81,675.70	-85,938	167,214.33	-152,530
2557	47,580.36	-11,114	81,675.70	-4,262	167,214.33	14,684
2558	47,580.36	36,466	81,675.70	77,413	167,214.33	181,899
2559	47,580.36	84,046	81,675.70	159,089	167,214.33	349,113
2660	47,580.36	131,627	81,675.70	240,765	167,214.33	516,327

ที่มา : จากการคำนวณ

1) การผลิตอุปทานอลจากมันสำปะหลังขนาด 30,000 ลิตร สามารถคำนวณหาระยะเวลาคืนทุนของโครงการได้เท่ากับ 9.23 ปี

$$\begin{aligned} \text{ระยะเวลาคืนทุน} &= 9 + \frac{11,414}{(11,414 + 36,466)} \\ &= 9.23 \text{ ปี} \end{aligned}$$

2) การผลิตอุปทานอลจากมันสำปะหลังขนาด 50,000 ลิตร สามารถคำนวณหาระยะเวลาคืนทุนของโครงการได้เท่ากับ 9.05 ปี

$$\begin{aligned} \text{ระยะเวลาคืนทุน} &= 9 + \frac{4,262}{(4,262 + 77,413)} \\ &= 9.05 \text{ ปี} \end{aligned}$$

3) การผลิตเชื้อเพลิงมันสำปะหลังขนาด 100,000 ลิตร สามารถคำนวณหาระยะเวลาคืนทุนของโครงการได้เท่ากับ 8.91 ปี

$$\text{ระยะเวลาคืนทุน} = 8 + \frac{152,530}{(152,530 + 14,684)} \\ = 8.91 \text{ ปี}$$

4.2.2.5 การวิเคราะห์ความอ่อนไหว (Sensitivity Analysis)

ในการวิเคราะห์ความอ่อนไหวของการผลิตเชื้อเพลิงมันสำปะหลัง โดยพิจารณาหาข้อสมมติเหตุการณ์ที่จะเปลี่ยนแปลง ซึ่งส่งผลกระทบต่อต้นทุนและผลประโยชน์ของโครงการอย่างไร โดยทำวิเคราะห์เฉพาะ ที่อัตราส่วนลดร้อยละ 7.5 ซึ่งมีการวิเคราะห์ความอ่อนไหว ดังต่อไปนี้

1) กรณีราคาของมันสำปะหลังเปลี่ยนแปลงไป

เนื่องจากหัวมันสำปะหลังสดเป็นวัตถุคุณภาพหลักในการผลิตเชื้อเพลิง ดังนั้นราคาของมันสำปะหลังจึงสะท้อนถึงราคาของเชื้อเพลิงสด โดยคิดเป็นประมาณร้อยละ 60 ของต้นทุนการผลิต ในกรณีนี้กำหนดให้ราคาเชื้อเพลิงสดอยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร

ผลการวิเคราะห์ความอ่อนไหวระดับราคาของมันสำปะหลังสดในอนาคตสามารถเพิ่มขึ้นได้สูงสุดที่โครงการจะสามารถรับได้ของโครงการผลิตเชื้อเพลิง ตามโครงการมีระดับแตกต่างกัน ซึ่งแสดงในตารางที่ 4.38

ตารางที่ 4.38 ราคามันสำปะหลังสดสูงสุดที่โครงการผลิตเชื้อเพลิงตามกำลังการผลิตต่อวันสามารถรับได้ที่ระดับราคาขายเชื้อเพลิงสดที่ 18 บาทต่อลิตร

การศึกษาความอ่อนไหวของราคามันสำปะหลัง	กำลังการผลิต (ลิตรต่อวัน)		
	30,000	50,000	100,000
ระดับราคามันสำปะหลัง	1.65 บาท/กก.	1.676 บาท/กก.	1.698 บาท/กก.
มูลค่าปัจจุบันของโครงการ	77.44 พันบาท	739.22 พันบาท	918.84 พันบาท
อัตราผลตอบแทนภายในของโครงการ	7.509 %	7.525 %	7.516 %
อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุน	1.00005	1.00033	1.00021

ที่มา: จากการคำนวณ

2) กรณีราคาเอทานอลเปลี่ยนแปลงไป

เนื่องจากราคารับซื้อเอทานอลที่กำหนดขึ้นในแต่ละไตรมาส จะส่งผลต่อการดำเนินงานของโรงงานผลิตเอทานอลว่าราคาในช่วงนั้นมีความเหมาะสมกับต้นทุนการผลิตในช่วงนั้นของปีหรือไม่ ดังนั้นการศึกษาระดับราคาเอทานอลที่เปลี่ยนแปลงไปจึงมีความสำคัญมาก โดยในกรณีนี้ จะกำหนดให้รา้มันสำปะหลังสดคงที่อยู่ที่ระดับ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม (ราคเฉลี่ยปี พ.ศ. 2551) เพื่อที่จะหาราคาของเอทานอลที่ระดับต่ำสุดที่จะสามารถทำให้การผลิตเอทานอลในระดับการผลิตต่างๆ ตามที่กำหนดมีความคุ้มค่าในการลงทุน และจากการวิเคราะห์มีรายละเอียดดังตารางที่ 4.39

ตารางที่ 4.39 ราคาเอทานอลที่ลดลงได้ต่ำสุดกรณีที่ระดับรา้มันสำปะหลังสดอยู่ที่ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม

การศึกษาความอ่อนไหวของราคาก๊อก	กำลังการผลิต (ลิตรต่อวัน)		
	30,000	50,000	100,000
ระดับราคาเอทานอล	18.484 บาท/ลิตร	18.322 บาท/ลิตร	18.191 บาท/ลิตร
มูลค่าปัจจุบันของโครงการ	95.096 พันบาท	92.267 พันบาท	197.329 พันบาท
อัตราผลตอบแทนภายในของโครงการ	7.5034 %	7.5032 %	7.5054 %
อัตราผลตอบแทนต่อต้นทุน	1.00006	1.00004	1.00004

ที่มา: จากการคำนวณ

3) กรณีราคาเอทานอลและราคามันสำปะหลังมีการเปลี่ยนแปลงไป

การวิเคราะห์ความไวแบ่งออกเป็น 2 แบบ คือในกรณีปกติ กรณียอดขายลดลง 5% และค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น 5 % โดยทำการวิเคราะห์ถึงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ อัตราผลตอบแทนภายในจากการลงทุน อัตราผลตอบแทนต่อทุน และระยะเวลาคืนทุน ผลการวิเคราะห์สรุปได้ ดังตารางที่ 4.40

ตารางที่ 4.40 ความอ่อนไหวของโครงการ กรณีราคาของเอทานอลและมันสำปะหลังส่วนมีการเปลี่ยนแปลง

รายการแยกตามกำลังการผลิต	NPV (พันบาท)	IRR (%)	B/C Ratio	ระยะเวลา คืนทุน (ปี)
30,000 ลิตร/วัน				
- ปกติ	120,544.53	13.116	1.0995	9.23
- รายได้ลดลง 5% ค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น 5%	9,450.54	8.943	1.0075	11.53
50,000 ลิตร/วัน				
- ปกติ	220,851.92	12.777	1.1105	9.05
- รายได้ลดลง 5% ค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น 5%	35,561.83	8.545	1.0171	11.18
100,000 ลิตร/วัน				
- ปกติ	473,930.48	12.334	1.1195	8.91
- รายได้ลดลง 5% ค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น 5%	103,353.13	8.014	1.0251	10.91

ที่มา: จากการคำนวณ

4.2.2.6 การวิเคราะห์ราคาก๊สโซฮอล์ E85

นโยบายของรัฐบาลที่จะกำหนดราคาแก๊สโซฮอล์ E85 ให้ต่ำกว่าแก๊สโซฮอล์ E10 ออกเทน 95 ไปร้อยละ 30 เนื่องจากการใช้น้ำมันเชื้อเพลิง E85 น้ำมากกว่าการใช้น้ำมันเบนซินทั่วไป ประมาณร้อยละ 30 (วอลวี, ออนไลน์, 2552) และจะทำให้ผู้ที่ใช้เชื้อเพลิงแก๊สโซฮอล์ E85 มีค่าใช้จ่ายด้านเชื้อเพลิงต่ำกว่ารถยนต์ที่ใช้น้ำมันเบนซินทั่วไป ในการคำนวณจะใช้ราคากํารอง เอทานอลไตรมาศที่ 1 พ.ศ. 2552 อยู่ที่ 17.18 บาทต่อลิตร โดยราคาน้ำมันในห้องตลาดจะประกอบไปด้วย ค่าเชื้อเพลิง (ราคาเอทานอลและราคาน้ำมันเบนซินต่อสัดส่วนปริมาณที่ใช้) บวกกับค่าภาษีสรรพสามิตรบกับค่าภาษีอื่นๆ ค่าการตลาดฯ โดยจะพิจารณาข้อมูลโครงการสร้างราคาน้ำมันเชื้อเพลิง หลังปรับเพิ่มอัตราส่งเข้ากองทุนน้ำมันฯ เมื่อวันที่ 20 - 25 กุมภาพันธ์ พ.ศ. 2552 (จากตารางที่ 4.41) ที่รัฐบาลได้ประกาศใช้ซึ่งสามารถคำนวณราคาน้ำมันเชื้อเพลิงของแก๊สโซฮอล์ E85 ได้ดังนี้

$$\begin{aligned}
 \text{ราคาก๊สโซฮอล์ E85 ต่อลิตร} &= (12.3120 * 0.15) + (17.18 * 0.85) + 0.75 + 0.075 + 0.25 \\
 &\quad + 0.8277 + 2.2780 + 0.1519 \\
 &= 20.79 \text{ บาทต่อลิตร}
 \end{aligned}$$

ตารางที่ 4.41 โครงสร้างราคาน้ำมันเชื้อเพลิงหลังปรับเพิ่มอัตราส่วนเข้ากองทุนนำมันฯ

หน่วย : บาท/ลิตร	ULG 95	ULG 91	E10, 95	E10, 91	E20	E85
ราคาน้ำมัน	12.3120	11.8720	13.0019	12.0809	13.9525	16.4498
ภาษีสรรพสามิต	5.0000	5.0000	4.5000	4.5000	4.0000	0.7500
ภาษีเทศบาล	0.5000	0.5000	0.4500	0.4500	0.4000	0.0750
กองทุนนำมันฯ	7.0000	4.0000	0.8700	0.2700	-1.2300	-5.7000
กองทุนอนุรักษ์ฯ	0.7500	0.7500	0.2500	0.2500	0.2500	0.2500
ภาษีมูลค่าเพิ่ม	1.7893	1.5485	1.3350	1.2795	1.1909	0.8277
ราคากําไรส่ง	27.3513	23.6705	20.4069	19.5585	18.2034	12.6525
ค่าการตลาด	7.4660	2.8687	1.9001	1.9453	2.7445	2.2780
ภาษีค่าการตลาด	0.5226	0.2008	0.1330	0.1362	0.1921	0.1519
ราคากําไรปลีก	35.34	26.74	22.44	21.64	21.14	15.09

ที่มา : มติคณะกรรมการบริหารนโยบายพลังงาน ครั้งที่ 5/2552 (ครั้งที่ 42), www, 2552

ตารางที่ 4.42 การเปรียบเทียบราคาน้ำมันแก๊สโซชอล์ E85 กับน้ำมันเชื้อเพลิงชนิดต่างๆ

รายการ	หน่วย : บาทต่อลิตร						
	แก๊สโซชอล์ E85 จากการ คำนวณ	แก๊สโซชอล์ E85	แก๊สโซชอล์ E10 ออกร แทน 91	แก๊สโซชอล์ E 10 ออกร แทน 95	แก๊สโซชอล์ E20	เบนซินออก แทน 91	
ราคาน้ำมัน	20.79	15.09	21.64	22.44	21.14	26.74	
ผลต่างกับ E85 จริง (คิดเป็นเปอร์เซ็นต์)	5.7 (27%)		6.55 (30%)	7.35 (33%)	6.05 (29%)	11.65 (44%)	
ผลต่างกับ E85 จากการคำนวณ		-5.7	0.85	2.37	0.35	5.95	

ที่มา : จากการคำนวณ

การวิเคราะห์ราคาน้ำมันแก๊สโซชอล์ E85 ภายหลังได้รับการลดภาษีสรรพสามิต
น้ำมันและได้รับเงินอุดหนุนจากกองทุนนำมันฯ ดังแสดงในตารางที่ 41 พบว่ามีราคาถูกกว่าน้ำมัน
เบนซินออกแทน 91 ถึง 11.65 บาทต่อลิตร หรือคิดเป็น 44% ซึ่งน่าจะช่วยจูงใจให้คนหันมาสนใจใช้

แก๊สโซชอล์ E85 เพิ่มขึ้น เพราะว่าช่วยให้ประหยัดรายจ่ายได้มากขึ้น และยังช่วยให้รถยนต์แรงขึ้น เนื่องจากแก๊สโซชอล์ E85 มีค่าออกเทนสูงที่สุดในบรรดาคำน้ามันสำหรับรถยนต์ที่ใช้เครื่องเบนซิน แต่มีข้อที่น่าสังเกตเรื่องการตั้งราคานั้น ไม่มีความสอดคล้องกับความเป็นจริง เพราะเมื่อทดลองคำนวณราคาของแก๊สโซชอล์ E85 ที่ได้รับประโภชน์จากการกำหนดภาษีสรรพสามิตใหม่พบว่า มีราคาถึง 20.79 บาทต่อลิตร ซึ่งสูงกว่าราคาน้ำมันดิบ 5.7 บาทต่อลิตร หรือคิดเป็น 27% ดังนั้น การตั้งราคาน้ำมันดิบที่แท้จริงในช่วงเริ่มต้นในการจูงใจให้คนหันมาใช้ โดยการคำนวณราคา เอทานอลจากสูตรอ้างอิงดังกล่าว ซึ่งผู้ผลิตนำมันรายใหญ่อาจครารับชื่อเอทานอลให้ต่ำกว่า ราคากลางอ้างอิงค่อนข้างมาก เนื่องจากปัจจุบันกำลังการผลิตเอทานอลยังมากกว่าปริมาณความต้องการอยู่มาก ซึ่งอาจส่งผลให้ต้นทุนในการผลิตของผู้ค้านำมันรายใหญ่ มีต้นทุนต่ำกว่าราคาก๊สโซชอล์ E85 ที่แสดงไว้ในตารางที่ 4.42 ซึ่งจะทำให้ผู้ค้านำมันรายใหญ่ได้กำไรมากยิ่งขึ้น

4.3 กลยุทธ์การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน กรณีการใช้ แก๊สโซชอล์ E85

ขั้นตอนการดำเนินกลยุทธ์ประกอบไปด้วยขั้นตอนต่างๆ ดังต่อไปนี้

4.3.1 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อม (Environment Scanning) ประกอบไปด้วยการวิเคราะห์ สภาพแวดล้อมภายนอกและภายใน ใน ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

4.3.1.1 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอก (External Environment) เป็นการวิเคราะห์ ปัจจัยต่างๆ ที่เป็นแรงผลักดันและมีอิทธิพลต่อการดำเนินงาน ซึ่งสามารถแบ่งการวิเคราะห์ใน ส่วนนี้ ออกเป็น 2 ส่วน คือ

- 1) สภาพแวดล้อมทางสังคม (Societal Environment) เป็นปัจจัยที่ส่งผลกระทบต่อ การใช้แก๊สโซชอล์ E85 ในระยะยาวหรือส่งผลในลักษณะข้อจำกัดต่างๆ ดังนี้

ตารางที่ 4.43 วิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอก

แรงผลักดัน	สถานการณ์	สรุปความคิดเห็น
<p>นโยบายและกฎหมาย (Policy-Legal Forces)*</p> <ul style="list-style-type: none"> - นโยบายของรัฐบาล - กฎหมาย 	<ul style="list-style-type: none"> - การประกาศให้การใช้แก๊สโซชอล E85 เป็นวาระแห่งชาติ - รัฐบาลออกกฎหมายที่ช่วยสนับสนุนการผลิตเชื้อเพลิงจากไบโอดีเซล แก๊สโซชอล E85 จาก 2.5795 บาทต่อลิตร เหลือ 0.750 บาทต่อลิตร 	<ul style="list-style-type: none"> - หน่วยงานต่างๆ ของทางภาครัฐออกมาให้การสนับสนุน - สถานการณ์ดังกล่าวทำให้กฎหมายต่างๆ ที่ออกมามีส่วนช่วยให้มีการใช้เชื้อเพลิงเป็นพลังงานเพิ่มสูง ทำให้ร้อนต์แก๊สโซชอล และน้ำมันแก๊สโซชอลมีราคาถูกลง
<p>เศรษฐกิจ (Economic Forces)**</p> <ul style="list-style-type: none"> - สภาวะเศรษฐกิจตกต่ำทั่วโลก - อัตราเงินเฟ้อ 	<ul style="list-style-type: none"> - ส่งผลให้ปริมาณการใช้น้ำมันลดลงและทำให้ราคาน้ำมันลดลง - การประมาณอัตราเงินเฟ้อทั่วไปในเดือนกรกฎาคม พ.ศ. 2552 อยู่ที่ระดับร้อยละ (-1.5) - 0.5 	<ul style="list-style-type: none"> - ทำให้ผู้บริโภคให้ความสำคัญกับราคainการเลือกใช้ชนิดของเชื้อเพลิงต่างๆ - ส่งผลกระทบต่อยอดขายเชื้อเพลิง เพราะผู้บริโภค มีกำลังซื้อเพิ่มมากขึ้น
<p>สังคมและวัฒนธรรม (Sociocultural Forces)***</p> <ul style="list-style-type: none"> - ค่านิยม - พฤติกรรมผู้บริโภค 	<ul style="list-style-type: none"> - ผู้บริโภคในประเทศไทยนิยมใช้รถสี่ล้อมากกว่ารถจากยุโรปและอเมริกา - ปัจจุบันผู้บริโภคหันมาเลือกใช้เชื้อเพลิงที่เป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อมเพิ่มมากขึ้น 	<ul style="list-style-type: none"> - การขยายตัวของการใช้แก๊สโซชอล E85 ไม่มากเท่าที่ควร - ผู้บริโภคหันมาใช้เชื้อเพลิงแก๊สโซชอลเพิ่มมากขึ้น

ตารางที่ 4.43 วิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอก (ต่อ)

แรงผลักดัน	สถานการณ์	สรุปความคิดเห็น
เทคโนโลยี (Technology Forces)**** - เทคโนโลยีด้านการผลิต รถยนต์ - เทคโนโลยีด้านการดัดแปลง รถยนต์	- ปัจจุบันเทคโนโลยีผลิต รถยนต์ E85 พร้อมทำตลาด และขึ้นไลน์การผลิตในประเทศไทย มีเฉพาะรถยนต์ยูโรป และอเมริกา - ปัจจุบันมีผู้นำอุปกรณ์ที่ทำให้ รถยนต์ทั่วไปรุ่นหัวฉีดสามารถ ใช้น้ำมันแก๊สโซเชลล์ E85 ได้ มาทำการทดลอง และทำการ ตลาดภายในประเทศ	- มีทางเลือกน้อยลง - จากสถานการณ์ดังกล่าวทำให้ ผู้บริโภคที่ใช้รถยนต์รุ่นที่เติม แก๊สโซเชลล์ E10 มีโอกาสในการใช้น้ำมันแก๊สโซเชลล์ E85 ได้

ที่มา : * (กระทรวงพลังงาน, www, 2552)

** (ธนาคารแห่งประเทศไทย, www, 2552)

*** (บสิเนสไทย, www, 2552)

**** (ข่าวทัน, www, 2552)

2) สภาพแวดล้อมการทำงาน (Task Environment) เป็นแรงผลักดันที่ส่งผลกระทบ ต่อการใช้น้ำมันแก๊สโซเชลล์ E85 มากกว่าสภาพแวดล้อมทางสังคม ซึ่งเรียกอีกอย่างว่า การวิเคราะห์ อุตสาหกรรม (Industry Analysis) ซึ่งมีเครื่องมือในการวิเคราะห์ที่เป็นที่นิยมคือ แบบจำลองแรง พลัดดันห้าห้า (Five Forces Model) ผลวิเคราะห์ดังตารางที่ 4.44

ตารางที่ 4.44 การวิเคราะห์ Five Forces Model ที่ส่งผลกระทบต่อการใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์ E85

แรงผลักดัน	สถานการณ์	สรุปความคิดเห็น
คู่แข่งขันเดิม (Rivalry among Existing Firms) <ul style="list-style-type: none"> - ผู้ผลิตเอทานอล ในต่างประเทศ - ผู้ผลิตเอทานอล ภายในประเทศ 	<ul style="list-style-type: none"> - การกำหนดราคาเอทานอลยังต้องอ้างอิงในตลาดบรารัชีลซึ่งใช้วัตถุคุณภาพอ้อยเชิงมีต้นทุนที่ถูกกว่าหัวมันสำปะหลังสด - ปัจจุบันต้นทุนของโรงงานเอทานอลจากมันสำปะหลัง และจากกากน้ำตาลมีต้นทุนที่แตกต่างกัน 	<ul style="list-style-type: none"> - การกำหนดราคาขังไม่สะดวกที่ต้นทุนที่แท้จริงในประเทศทำให้ผู้ผลิตเอทานอลในประเทศประสบปัญหา - ทำให้บางช่วงการผลิตเอทานอลจากวัตถุคุณภาพต่ำลดลง หยุดดำเนินการผลิต หรือลดกำลังการผลิต เพราะต้นทุนวัตถุคุณภาพสูงกว่าราคากำหนดขายเอทานอล
คู่แข่งขันใหม่ที่มีศักยภาพ (Potential Entrants) <ul style="list-style-type: none"> - จำนวนโรงงานเอทานอลที่เพิ่มขึ้น 	<ul style="list-style-type: none"> - ปัจจุบันโรงงานเอทานอลที่สร้างเสร็จเริ่มทยอยเปิดดำเนินการ จำนวน 12 โรงงาน 	<ul style="list-style-type: none"> - คู่แข่งสำคัญที่มีผลกระทบต่อการดึงส่วนแบ่งการตลาดที่มีอยู่อย่างจำกัด เพราะปัจจุบันปริมาณความต้องการใช้เอทานอลยังต่ำกว่าความสามารถในการผลิต
สินค้าทดแทน (Substitutes) <ul style="list-style-type: none"> - นำมันเชื้อเพลิงสามารถทดแทนกันได้ - ปัจจุบันมีเชื้อเพลิงทางเลือกอื่นๆ 	<ul style="list-style-type: none"> - รถยนต์สำหรับ E85 สามารถใช้เชื้อเพลิงเบนซินได้หลายชนิด คือตั้งแต่ เบนซิน 95 ไปจนถึงแก๊สโซชอล์ E85 - ปัจจุบันภาครัฐมีการสนับสนุนให้ใช้ก๊าซ NGV เป็นเชื้อเพลิงสำหรับรถยนต์ 	<ul style="list-style-type: none"> - ปริมาณการใช้ E85 อาจมีปริมาณไม่มากเท่าที่ควรและขึ้นอยู่กับราคาน้ำมัน และการสินเปลี่ยนนำมัน - ทำให้เป็นคู่แข่งสำคัญที่มีผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซชอล์ E85

ตารางที่ 4.44 การวิเคราะห์ Five Forces Model ที่ส่งผลกระทบต่อการใช้น้ำมันแก๊สโซเชลล์ E85
(ต่อ)

แรงผลักดัน	สถานการณ์	สรุปความคิดเห็น
ผู้ซื้อ (Buyers) - การซื้อกายในประเทศ - การส่งออกไปต่างประเทศ	- ปัจจุบันผู้ซื้อ油ทานอลส่วนใหญ่เป็นผู้ค้านำมันระดับประเทศ - ปัจจุบันยังมีปัญหาเรื่องการขนส่งและปริมาณ油ทานอลในแต่ละเที่ยวโดยทางเรือซึ่งแต่ละครั้งต้องมีปริมาณมาก	- ผู้ซื้อมีอำนาจในการกดราคารับซื้อ油ทานอลให้ต่ำกว่าราคากลางอิง - ทำให้การส่งออกไปยังต่างประเทศไม่สามารถทำได้เท่าที่ควร
ผู้ขายวัตถุคิบ (Supplier) - เกษตรกรผู้ปลูกมันสำปะหลัง - โรงงาน油ทานอลจากมันสำปะหลัง	- ปัจจุบันการจำหน่ายขึ้นอยู่กับราคามันสำปะหลัง ซึ่งต้องแบ่งขันกับโรงเรือง และการกำหนดราคารับจำนำของรัฐบาล - ปัจจุบันมีเบ็ดเตล็ดในการเพียงโรงเรืองเดียว เนื่องจากติดปัญหาเรื่องราคาวัตถุคิบและราคاجาหน่ายไม่สัมพันธ์กัน และปริมาณความต้องการใช้油ทานอลภายในประเทศยังมีปริมาณต่ำ	- ส่งผลต่อต้นทุนในการผลิต油ทานอลเพิ่มสูง - โรงงานจะลดการเบ็ดเตล็ดและการและชัลล์การก่อสร้างทำให้หากมีการใช้แก๊สโซเชลล์ E85 อาจทำให้มี油ทานอลไม่เพียงพอ

ที่มา : การสัมภาษณ์ผู้ประกอบการ โรงงานผลิต油ทานอล และกระทรวงพลังงาน, www, 2551

นอกจาก Five Forces Model แล้วยังมีปัจจัยหรือแรงผลักดันต่างๆ ที่ควรนำมาวิเคราะห์ในสภาพแวดล้อมภายนอกในส่วนของ Task Environment ตามตารางที่ 4.45

ตารางที่ 4.45 ปัจจัยภายนอกอื่นๆ ที่มีต่อการผลิตอุตสาหกรรม

แรงผลักดัน	สถานการณ์	สรุปความคิดเห็น
แรงงาน (Employees)* - อัตราค่าจ้างแรงงาน	- จากสถานการณ์ปัจจุบันประเทศไทยมีอัตราค่าจ้างแรงงานขึ้นต่ำเพิ่มสูงขึ้น	- จากสถานการณ์ดังกล่าวทำให้ต้นทุนในการผลิตอุตสาหกรรมเพิ่มสูงขึ้น
สมาคมการค้า (Trade Association)** - เขตการค้าเสรีอาเซียน	- ปัจจุบันประเทศไทยนำเข้ารถยนต์ฟอร์ดจากประเทศฟิลิปปินส์ซึ่งเสียภาษีเพียง 5%	- ทำให้มีความเป็นไปได้ที่มีการนำเข้ารถยนต์ E85 มาจำหน่ายภายในประเทศไทยซึ่งราคาไม่แตกต่างจากรถรุ่นปัจจุบันมากนัก
ชุมชน(Communities)*** - ความขึ้นแข็งของชุมชน	- ปัจจุบันชุมชนมีการให้ความสำคัญกับสภาพแวดล้อมเพิ่มมากขึ้น	- ทำให้โรงงานมีต้นทุนในการจัดการกับของเสียที่จะปล่อยสู่สิ่งแวดล้อมเพิ่มมากขึ้น
เจ้าหนี้ (Creditors)**** - การปล่อยกู้ของธนาคาร	- ปัจจุบันธนาคารมีการพิจารณาในการปล่อยกู้เข้มงวดขึ้น	- ทำให้โรงงานที่เกี่ยวข้องอาจประสบปัญหารือเงินทุนหมุนเวียนในการดำเนินกิจการ
กลุ่มความสนใจพิเศษ (Special Interest Groups)***** - สำนักงานส่งเสริมการลงทุน	- ได้รับการสนับสนุนด้านต่างๆ จากสำนักงานส่งเสริมการลงทุน เช่น การยกเว้นภาษีเป็นเวลา 8 ปี ฯลฯ	- ทำให้จูงใจต่อผู้ประกอบการโรงงานอุตสาหกรรมในการลงทุน และช่วยลดต้นทุนในการก่อสร้างโรงงานและการดำเนินการ

ตารางที่ 4.45 ปัจจัยภายนอกอื่นๆ ที่มีต่อการผลิตเชื้อเพลิง (ต่อ)

แรงผลักดัน	สถานการณ์	สรุปความคิดเห็น
รัฐบาล (Governments)***** - เสถียรภาพของรัฐบาล	- ปัจจุบันมีรัฐบาลที่มั่นคงที่มาจากการเลือกตั้ง	- มีผลทำให้นำนโยบายใช้แก๊สโซเชล E85 ได้รับการสนับสนุนอย่างต่อเนื่อง

ที่มา : * กระทรวงแรงงานและสวัสดิการสังคม, www, 2552

** กรมศุลกากร, www, 2551

*** การสัมภาษณ์ผู้ประกอบการโรงงานผลิตเชื้อเพลิง

**** ธนาคารแห่งประเทศไทย, www, 2551

***** การสัมภาษณ์ผู้ประกอบการโรงงานผลิตเชื้อเพลิง

***** หนังสือพิมพ์ไทยรัฐ, www, 2551

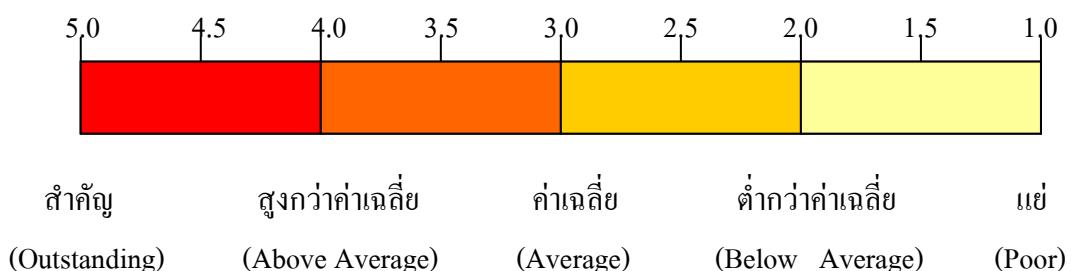
จากการประเมินสภาพแวดล้อมภายนอกที่มีผลกระทบต่อการผลิตเชื้อเพลิง
เพื่อการใช้แก๊สโซเชล E85 อาจนำมาประเมินภาพรวมของปัจจัยภายนอกทั้งหมดที่มีผลกระทบการ
ใช้แก๊สโซเชล E85 เพื่อเป็นพลังงานทดแทน ดังตารางที่ 4.46

ตารางที่ 4.46 การวิเคราะห์ปัจจัยภายนอก (EFAS Table) ดังนี้

ปัจจัยภายนอก (External Factor)	น้ำหนัก	ประเมินผล กระบวนการ	คะแนนถ่วง น้ำหนัก	สรุปความคิดเห็น
โอกาส (Opportunities)	0.5	4	2.0	ด้านเทคโนโลยี ด้านนโยบายและกฎหมายช่วยสนับสนุน
อุปสรรค (Threats)	0.5	2	1.0	ด้านปัจจัยในอุตสาหกรรม ด้านเศรษฐกิจ ด้านสังคมและวัฒนธรรม
รวม	1.00		3.0	

จากการวิเคราะห์ปัจจัยภายนอก ในตารางบทสรุปการวิเคราะห์ปัจจัยภายนอก (External Analysis Summary) ผลคะแนนรวมในช่องคะแนนถ่วงน้ำหนัก (Weight Score) ได้คะแนนรวมเท่ากับ 3.0 โดยคะแนนการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมทั่วไป มีโอกาสอยู่ที่ระดับ 2.80 และภัยคุกคาม

อยู่ที่ระดับ 0.55 และการวิเคราะห์สภาพการดำเนินงาน โอกาสอยู่ที่ระดับ 0.45 และภัยคุกคามอยู่ที่ระดับ 1.43 และองค์ประกอบอื่นๆ ที่นำมาร่วมในการวิเคราะห์ได้โอกาสอยู่ที่ระดับ 2.8 และภัยคุกคามอยู่ที่ระดับ 0.7 แล้วนำมาเปรียบเทียบ Complete the Following step จะได้ค่าอยู่ในช่วงค่าเฉลี่ย (Average) หลังจากนั้นนำไปใช้เพื่อแสดงตำแหน่งการปรับตัวให้เข้ากับสภาพแวดล้อมภายนอกที่เปลี่ยนแปลงไป ซึ่งจะได้อธิบายผลการวิเคราะห์ในลำดับต่อไป สำหรับเกณฑ์การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอกอยู่ใน ภาคผนวก ๑ ตารางที่ 1ค, 2ค และ 3ค



ภาพที่ 4.3 การเปรียบเทียบใน Complete the Following step

4.3.1.2 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายใน (Internal Environmental)

การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในเป็นแรงผลักดันภายในที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85 โดยใช้หลักการของการวิเคราะห์ห่วงโซ่คุณค่า (Value Chain Analysis) แบ่งกิจกรรมออกเป็น 2 ประเภทคือ กิจกรรมพื้นฐาน (Primary Activities) และกิจกรรมสนับสนุน (Supporting)

ตารางที่ 4.47 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85

กิจกรรม (Activities)	จุดอ่อน (Weaknesses)	จุดแข็ง (Strengths)
1. กิจกรรมพื้นฐาน (Primary Activities) <ul style="list-style-type: none"> 1.1 ด้านการขนส่งอาหารสด <ul style="list-style-type: none"> - ปัจจุบันผู้ค้านำ้มั่นส่งรถบรรทุกมารับอาหารสดที่โรงงานเพื่อนำไปผสมเป็นน้ำมันแก๊สโซเชล์ชนิดต่างๆ 	<ul style="list-style-type: none"> - กรณีที่ใช้แก๊สโซเชล์ E85 ถ้าการขนส่งยังเป็นแบบเดิมจะทำให้ต้นทุนการขนส่งเพิ่มมากขึ้น 	

ตารางที่ 4.47 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85 (ต่อ)

กิจกรรม (Activities)	จุดอ่อน (Weaknesses)	จุดแข็ง (Strengths)
1.2 ด้านพื้นที่เพาะปลูกและวัตถุคุณภาพ <ul style="list-style-type: none"> - ปัจจุบันประเทศไทยมีการปลูกอ้อยและมันสำปะหลังเป็นจำนวนมาก 		<ul style="list-style-type: none"> - ประเทศไทยมีความพร้อมทางด้านพื้นที่เพาะปลูกและวัตถุคุณภาพที่สามารถเพิ่มผลผลิตเพื่อตอบสนองต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85 ได้
1.3 ด้านโรงงานผลิตเอทานอล <ul style="list-style-type: none"> - ปัจจุบันประเทศไทยมีโรงงานเอทานอลที่ได้รับอนุญาตจำนวน 47 โรงงาน มีกำลังการผลิตถึง 12.75 ล้านลิตรต่อวัน 		<ul style="list-style-type: none"> - สามารถผลิตเอทานอลตอบสนองต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85 ได้เพิ่มมากขึ้น
1.4 ด้านสถานีจำหน่ายน้ำมันเชื้อเพลิง <ul style="list-style-type: none"> - การเพิ่มจำนวนปั๊มน้ำมันที่จำหน่ายแก๊สโซเชล์ E85 	<ul style="list-style-type: none"> - ปัจจุบันปั๊มน้ำมันที่จำหน่ายแก๊สโซเชล์ E85 มีเพียง 3 แห่ง และการเพิ่มจำนวนต้องใช้ต้นทุนที่ค่อนข้างสูง เพราะต้องเปลี่ยนอุปกรณ์ของถังเก็บและอุปกรณ์ที่ทนต่อการกัดกร่อนของเอทานอล 	
1.5 ด้านรถยนต์ <ul style="list-style-type: none"> - จำนวนรถยนต์ที่ใช้แก๊สโซเชล์ E85 	<ul style="list-style-type: none"> - ปัจจุบันรถยนต์ที่ใช้แก๊สโซเชล์ E85 มีปริมาณน้อย และรถยนต์ที่ประกอบในประเทศมีเพียงวานิวิโอ เท่านั้น ซึ่งมีราคาแพง 	

ตารางที่ 4.47 การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85 (ต่อ)

กิจกรรม (Activities)	จุดอ่อน (Weaknesses)	จุดแข็ง (Strengths)
2. กิจกรรมสนับสนุน (Supporting) 2.1 โครงสร้างพื้นฐานการผลิต เอทานอลของประเทศไทย	- ยังมีการจัดการด้านนโยบายที่ ทับซ้อนกัน เช่น การสนับสนุน รถที่ทับซ้อนกัน หรือการที่เอ ทานอลต้องอยู่ในกำกับดูแล ของกรมสรรพสามิค จึงทำให้ การสนับสนุนด้านนโยบายยัง ไม่เต็มที่เท่าที่ควร	
2.2 การบริหารทรัพยากรมนุษย์ - การให้ทุนการวิจัยด้าน พลังงาน		- ทำให้มีการพัฒนาบุคลากร ของประเทศเพื่อให้มีความรู้ ด้านพลังงานและมีการเผยแพร่ ทางเว็บไซด์ของกระทรวง พลังงานได้กว้างขวางขึ้น
2.3 การพัฒนาเทคโนโลยี - ด้านการวิจัย		- ปัจจุบันมีการวิจัยทั้งในด้าน ^{ทั้ง} การเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลัง การผลิตเอทานอลและการ ทดสอบเชื้อเพลิงกับเครื่องยนต์
2.4 การจัดหาทรัพยากร - ได้รับการสนับสนุนจากทาง ภาครัฐ		- ได้รับผลดีจากการมาตราการ ทางด้านภาษีทั้งเครื่องจักรและ บุคลากรในการผลิต การนำ เข้ารัฐบาล และอุปกรณ์ที่ใช้ใน การดัดแปลงรถยนต์

เมื่อวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในด้วยเครื่องมือวิเคราะห์ห่วงโซ่คุณค่า เสร็จแล้วนำข้อมูลที่ได้ลงในตารางบทสรุปการวิเคราะห์ปัจจัยภายใน (Internal Factor Analysis Summary : IFAS Table) ผลวิเคราะห์สรุปได้ดังตารางที่ 4.48

ตารางที่ 4.48 การสรุปการวิเคราะห์ปัจจัยภายใน ในตาราง Internal Factor Analysis Summary (IFAS) ที่มีผลต่อการใช้แก๊สโซเชลล์ E85

ปัจจัยภายใน	น้ำหนัก	ประเมินผล กระบวนการ	คะแนนถ่วง น้ำหนัก	สรุปผลความคิดเห็น
จุดแข็ง	0.5	5	2.5	การจัดหาทรัพยากร พื้นที่เพาะปลูก และวัตถุดิบ
จุดอ่อน	0.5	1	0.5	การเพิ่มจำนวนสถานีให้บริการน้ำมัน และรถยนต์ที่ใช้แก๊สโซเชลล์ E85
รวม	1.00		3.0	

สรุปผลการวิเคราะห์ปัจจัยภายใน จากตาราง Internal Factor Analysis Summary ผลคะแนนรวมในช่องคะแนนถ่วงน้ำหนัก (Weight Score) ได้เท่ากับ 3.0 โดยคะแนนจุดแข็ง โดยเฉลี่ยอยู่ที่ระดับ 2.5 และจุดอ่อนอยู่ที่ระดับ 0.5 แล้วนำมาเปรียบเทียบใน Complete the Following step ในภาพที่ 4.3 จะได้ค่าอยู่ในช่วงค่าเฉลี่ย (Average) เกณฑ์การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายใน มาจาก ภาคผนวก ก ตารางที่ 4 ก หลังจากนั้นนำไปใช้ เพื่อแสดงตำแหน่งการปรับตัวให้เข้ากับ สภาพแวดล้อมภายในที่เปลี่ยนแปลงไป ซึ่งจะได้อธิบายในลำดับต่อไป

4.3.2 การกำหนดกลยุทธ์

เป็นขั้นตอนการกำหนดทิศทางของกลยุทธ์การผลิตอาหารออกจากมันสำปะหลัง กรณีที่มีการใช้แก๊สโซเชลล์ E85 เพื่อวางแผนกลยุทธ์ในระยะยาว หรือพัฒนาปรับปรุงเบลี่ยนแปลง ภารกิจ วัตถุประสงค์ กลยุทธ์ และนโยบาย กรณีที่มีการใช้แก๊สโซเชลล์ E85 โดยทำการวิเคราะห์สถานการณ์ต่าง ๆ ที่เหมาะสมกับการกำหนดกลยุทธ์ ทั้งระหว่างสภาพแวดล้อมภายนอกที่เป็นโอกาสและอุปสรรค กับสภาพแวดล้อมภายในที่เป็นจุดแข็งและจุดอ่อน โดยใช้การวิเคราะห์ด้วย SWOT Analysis ซึ่งนำค่า Weight Score ที่มีความสำคัญ หรือมีค่านามากที่สุด จุดแข็ง จุดอ่อน โอกาส และอุปสรรค มาใส่ในตาราง Strategy Factor Analysis Summary หรือ SFAT Matrix เพื่อวิเคราะห์ว่าปัจจัยที่ยกมา ควรจัดให้อยู่ในระยะเวลาการดำเนินงาน ระยะสั้น ระยะปานกลาง หรือระยะยาว เพื่อนำผลมาใช้ในการพิจารณากำหนดทิศทางของกลยุทธ์การผลิตอาหารออกจากมันสำปะหลัง กรณีที่มีการใช้แก๊สโซเชลล์ E85 ต่อไป ตามตารางที่ 4.49

ตารางที่ 4.49 สรุปการวิเคราะห์ปัจจัยภายนอกและปัจจัยภายใน ในตาราง SFAS Matrix

ปัจจัยของกลยุทธ์ (Strategic Factors)	น้ำหนัก (Weight)	ประเมินผล กระบวนการ (Rating)	คะแนนถ่วง น้ำหนัก (Weight Score)	ระยะเวลา (Duration)			สรุปความคิดเห็น (Comment)
				สั้น	กลาง	ยาว	
จุดแข็ง (Strengths)	0.25	5	1.25		/	/	การจัดหาทรัพยากร พื้นที่เพาะปลูก และ วัตถุอุดม
จุดอ่อน (Weaknesses)	0.25	1	0.25	/	/	/	การเพิ่มจำนวนสถานี ให้บริการน้ำมัน และ รถ บันต์ที่ใช้แก๊ส โซลาร์ E85
โอกาส (Opportunities)	0.25	4	1.0	/	/	/	ด้านเทคโนโลยี ด้าน นโยบายและกฎหมาย ช่วยสนับสนุน
อุปสรรค (Threats)	0.25	2	0.5	/	/	/	ด้านปัจจัยใน อุตสาหกรรม เศรษฐกิจ สังคมและ วัฒนธรรม
รวม	1.0		3.0				

ที่มา : จากตารางที่ 4.46 และ 4.48 นำมาถ่วงน้ำหนักให้อยู่ภายใต้ค่าน้ำหนักใหม่เท่ากับ 1 และจาก
แนวคิดของ Wheelen & Hunger (1998)

การกำหนดภารกิจ (Mission) และวัตถุประสงค์ (Objective)

เมื่อผ่านขั้นตอนการวิเคราะห์สภาพแวดล้อม และการ SWOT Analysis แล้วทำให้ผู้มีส่วน
เกี่ยวข้องรู้ถึงความสอดคล้องของการกำหนดภารกิจและวัตถุประสงค์เดิมที่เกี่ยวกับการผลิตอาหาร
นอกรากมันสำปะหลัง กรณีที่มีการใช้แก๊สโซลาร์ E85 ว่ามีความสอดคล้องกับสถานการณ์ปัจจุบัน
เป็นส่วนใหญ่ มีบางส่วนที่จะต้องทำการปรับปรุงเพื่อให้การผลิตอาหารนอกรากมันสำปะหลัง แก๊ส
โซลาร์ E85 สามารถดำเนินการได้อย่างรวดเร็ว

ดังนั้นขั้นตอนต่อไปเป็นการกำหนดกลยุทธ์ทางเลือกโดยใช้ TOWS Matrix เข้ามาช่วย
กำหนดกลยุทธ์ทางเลือก ตามตารางที่ 4.50

ตารางที่ 4.50 การกำหนดกลยุทธ์ทางเลือกโดยใช้ TOWS Matrix

ปัจจัยภายใน (IFAS)	ชุดแข็ง (S)	ชุดอ่อน (W)
ปัจจัยภายนอก (EFAS)		
โอกาส (O)	<p>SO Strategies</p> <ol style="list-style-type: none"> การจัดหาทรัพยากร พื้นที่เพาะปลูกและวัตถุดิบ 	<p>WO Strategies</p> <ol style="list-style-type: none"> การเพิ่มจำนวนสถานีให้บริการน้ำมัน รถยนต์ที่ใช้แก๊สโซล์ฟิล์ม E85
อุปสรรค (T)	<p>ST Strategies</p> <ol style="list-style-type: none"> เพิ่มมาตรการและกฎหมายเพื่อสนับสนุนการจัดหาทรัพยากรให้ครบถ้วนในทุกๆ ด้าน เพิ่มการสนับสนุนด้านเทคโนโลยีในการเพิ่มผลผลิต มั่นคงประดิษฐ์ ประสิทธิภาพการผลิตethanol และด้านการผลิตและดัดแปลงรถยนต์สำหรับ E85 	<p>WT Strategies</p> <ol style="list-style-type: none"> ส่งเสริมปัจจัยในอุตสาหกรรมที่ช่วยสนับสนุนการจูงใจเพื่อช่วยเพิ่มจำนวนสถานีบริการน้ำมันที่จำหน่ายแก๊สโซล์ฟิล์ม E85 สร้างความนิยมให้ผู้บริโภคหันมาใช้รถยนต์ที่ใช้เชื้อเพลิงที่ผลิตจากวัตถุดิบในประเทศ เพื่อเพิ่มจำนวนรถยนต์ E85 มากขึ้น สร้างแรงจูงใจด้านราคาน้ำมันเพื่อเพิ่มปริมาณรถยนต์และสถานีบริการน้ำมัน E85

การกำหนดภารกิจที่ดีต้องมีความสัมพันธ์กับวิสัยทัศน์ในการดำเนินงานอย่างสอดคล้องกัน โดยใช้จากตาราง TOWS Matrix กำหนดกลยุทธ์ทางเลือก ซึ่งต้องมีการพิจารณาให้เหมาะสมกับวิสัยทัศน์ที่ตั้งไว้ และมีการปรับภารกิจให้เหมาะสมกับสถานการณ์ที่ได้ไว้เคราะห์ไว้ข้างต้น โดยวิสัยทัศน์และนโยบายด้านพลังงานทางเลือกของประเทศไทยในปัจจุบันมีการกำหนดไว้ดังนี้

วิสัยทัศน์กระทรวงพลังงาน : มุ่งบริหารพลังงานอย่างยั่งยืน ให้ประเทศไทย และชาวไทย มีพลังงานใช้อย่างพอเพียง (สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน, อ่อนไลน์, 2551)

นโยบายพลังงาน : ดำเนินการให้นโยบายด้านพลังงานทดแทนเป็นภาระแห่งชาติ โดยสนับสนุนการผลิตและการใช้พลังงานทดแทน โดยเฉพาะการพัฒนาเชื้อเพลิงชีวภาพ และชีวมวล เช่น แก๊สโซเชล (E10 E20 และ E85) ใบโอดีเซล ขยะ และมูลสัตว์ เป็นต้น เพื่อเสริมสร้างความมั่นคงด้านพลังงาน ลดภาวะมลพิษ และเพื่อประโยชน์ของเกษตรกร โดยสนับสนุนให้มีการผลิต และใช้พลังงานหมุนเวียนในระดับชุมชน หมู่บ้าน ภายใต้มาตรการจูงใจที่เหมาะสม รวมทั้งสนับสนุนการใช้กําชธรรมชาติในภาคชนส่วนใหญ่ โดยขยายระบบขนส่งกําชธรรมชาติให้ครอบคลุมพื้นที่ทั่วประเทศ ตลอดจนส่งเสริมและวิจัยพลังงานทดแทนทุกรูปแบบอย่างจริงจังและต่อเนื่อง (กระทรวงพลังงาน, อ่อนไลน์, 2551)

กลยุทธ์ของภาครัฐที่สัมพันธ์กับกลยุทธ์ศาสตร์พลังงานทดแทน คือ ส่งเสริมการผลิต และการใช้เชื้อเพลิงชีวภาพแทนน้ำมัน เช่น เอทานอล เป็นต้น

การวางแผนกลยุทธ์ เพื่อทำให้การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังเพื่อผลิตแก๊สโซเชล E85 สามารถบรรลุตามวิสัยทัศน์ การกิจ และวัตถุประสงค์ที่วางไว้ โดยกลยุทธ์มีอยู่ 3 ระดับ คือ

4.3.2.1 กลยุทธ์ระดับองค์กร (Corporate Strategy)

ในการวิเคราะห์เพื่อวางแผนกลยุทธ์ระดับองค์กรจะใช้ตัวแบบ GE Model โดยการประเมินศักยภาพของธุรกิจจะใช้การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในจากตาราง IFAS ซึ่งได้คะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3 ส่วนการประเมินศักยภาพของอุตสาหกรรมจะใช้การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอกจากตาราง EFAS ซึ่งได้คะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3 แล้วจึงนำคะแนนที่ได้ไปวิเคราะห์ในตารางที่ 4.51 และพบว่าการวางแผนกลยุทธ์การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังกรณีที่ใช้แก๊สโซเชล E85 ควรจะอยู่ในช่องที่ 1 ของตารางที่ 4.51 คือ ใช้กลยุทธ์เติบโตขยายตัวในแนวตั้ง ซึ่งกลยุทธ์ที่ได้มีความสัมพันธ์กับกลยุทธ์ที่ทางรัฐบาลได้กำหนดขึ้น

ตารางที่ 4.51 การวิเคราะห์โดยใช้ General Electric Model (GE Model)

ตัวอย่างการรับรู้ความไม่แน่นอนทางการค้า				ศักยภาพของธุรกิจ		
		สูง	กลาง	กลาง	ต่ำ	ต่ำ
กลาง	สูง	1. กลยุทธ์เติบโต ขยายตัวในแนวตั้ง	2. กลยุทธ์เติบโต ขยายตัวในแนวโน้ม	3. กลยุทธ์หดตัว เปลี่ยนแปลงใน องค์กร		
	กลาง	4. กลยุทธ์คงตัวหยุด หรือก้าวไปด้วยความ ระมัดระวัง	5. กลยุทธ์เติบโต แบบช่อง 2	6. กลยุทธ์หดตัว บริษัทในอาณัติหรือ ขายทิ้งบางส่วน		
	ต่ำ	7. กลยุทธ์เติบโต ขยายตัวสู่ธุรกิจที่ เกี่ยวข้อง	8. กลยุทธ์เติบโต ขยายตัวสู่ธุรกิจที่ไม่ เกี่ยวข้อง	9. กลยุทธ์หดตัวเลิก หรือปิดกิจการ		

ที่มา : อัจฉรา จันทร์ฉาย, การวางแผนกลยุทธ์และจัดทำ BSC, 2545

กลยุทธ์การเติบโตของการผลิตเชิงต่อเนื่อง (Vertical Integration) โดยการสร้างความสัมพันธ์ให้เกิดขึ้นตั้งแต่ต้นน้ำ จนถึงปลายน้ำ ซึ่งสามารถได้ดังต่อไปนี้

- ต้นน้ำ โดยการสนับสนุนการเพิ่มผลผลิตต่อไป และการขยายพื้นที่เพาะปลูกให้เพียงพอต่อการใช้แก๊สโซลีน E85

- กลางน้ำ ให้การสนับสนุนด้านต่าง ๆ แก่โรงงานผลิตเชิงต่อเนื่อง เช่น อาจมีการอนุญาตให้ผู้ผลิตเชิงต่อเนื่องเป็นผู้จำหน่าย นำมันแก๊สโซลีน E85 เพื่อลดค่าใช้จ่ายในการขนส่ง เป็นต้น

- ปลายน้ำ โดยเพิ่มสถานีบริการน้ำมันที่จำหน่ายแก๊สโซลีน E85 ให้มากขึ้น เพิ่มจำนวนรถชนิดโดยการให้สิทธิ์ประโยชน์ด้านต่าง ๆ เพื่อจูงใจผู้ซื้อรถยนต์ และด้านการส่งออก เช่น ออกoliไปจำหน่ายยังต่างประเทศ

4.3.2.2 กลยุทธ์ระดับธุรกิจ (Business Strategy)

แนวทางทั่วไป (Generic Strategy) ในการแบ่งขันที่ผู้บริหารหน่วยธุรกิจนิยมส่วนเกี่ยวข้องกับการผลิตอุปทานลากมันสำປະหลังกรณีที่ใช้แก๊สโซเชียล์ E85 อาจเลือกใช้ เพื่อให้สามารถบรรลุภารกิจ และวัตถุประสงค์ คือ การเป็นผู้นำด้านต้นทุน ซึ่งในระยะเริ่มต้น ช่วยให้แก๊สโซเชียล์ E85 มีราคาที่ต่ำ เพื่อจูงใจให้ผู้บริโภคหันมาใช้ให้มากขึ้น แล้วค่อยสร้างภาพลักษณ์ เพื่อสร้างความแตกต่างให้กับน้ำมันแก๊สโซเชียล์ E85 เช่น ช่วยลดโลกร้อน ตลอดจนเป็นเชื้อเพลิงที่ผลิตจากวัตถุดินในประเทศไทย และช่วยให้รถยนต์แรงขึ้น เป็นต้น ซึ่งช่วยให้สามารถแบ่งขันได้ในระยะยาว ดังตารางที่ 4.52

ตารางที่ 4.52 ตารางวิเคราะห์กลยุทธ์ระดับธุรกิจ

อาวุธในการแบ่งขัน

ขอบเขตของการ แบ่งขัน		ขายของถูก	ขายความแตกต่าง
	สานามใหม่	ผู้นำด้านต้นทุน	ผู้นำด้านความแตกต่าง
	สานามเด็ก	ขายของถูก-สานามเด็ก	ขายความแตกต่าง-สานามเด็ก

ที่มา : บุญเกียรติ ชีวะระกุลกิจ, การจัดการยุทธศาสตร์สำหรับ CEO, 2547

การระดมความคิดเพื่อหาวิธีการในการลดต้นทุนในการผลิตอุปทานลากมัน ตั้งแต่ต้นนำจนถึงปลายนำเพื่อทำให้แก๊สโซเชียล์ E85 มีต้นทุนที่ต่ำที่สุด ช่วยจูงใจให้มีการเปลี่ยนมาใช้แก๊สโซเชียล์ E85 เพิ่มมากขึ้น ส่วนในระยะยาวควรสร้างความแตกต่างในด้านความรู้สึกที่มีส่วนช่วยลดโลกร้อน ลดการนำเข้าเชื้อเพลิง และยังช่วยให้รถยนต์มีประสิทธิภาพในการขับขี่ที่ดีขึ้น จึงสามารถทำให้ธุรกิจที่เกี่ยวข้องกับแก๊สโซเชียล์ E85 สามารถอยู่ได้อย่างยั่งยืน

4.3.2.3 กลยุทธ์ตามหน้าที่ธุรกิจ (Functional Strategy)

เป็นกลยุทธ์ในฝ่ายต่างๆ ที่มีส่วนเกี่ยวข้องกับการผลิตอุปทานลากมันสำປະหลังกรณีที่ใช้แก๊สโซเชียล์ E85 ที่จะวางแผนกลยุทธ์ในฝ่ายของตนให้สอดคล้องกับกลยุทธ์ธุรกิจและกลยุทธ์องค์กรที่ทางภาครัฐได้วางไว้ ซึ่งกลยุทธ์ระดับต่างๆ จะนำไปสู่การบรรลุเป้าหมาย ภารกิจและวิสัยทัศน์ ซึ่งประกอบไปด้วย

1. แผนการตลาด
2. แผนการผลิต/การดำเนินงาน
3. แผนด้านทรัพยากรบุคคล
4. แผนด้านการเงิน

โดยกลยุทธ์การปฏิบัติการต้องเริ่มจาก กลยุทธ์หรือแผนการตลาดเป็นอันดับแรก ตามแนวความคิดจะต้องตอบสนองต่อผู้บริโภค จากแผนการตลาดจะต้องพسانกับฝ่ายผลิตในการวางแผนการผลิตหรือการดำเนินงาน ที่สอดคล้องกับแผนการตลาด และต่อมาจะทำการกำหนดแผน/กลยุทธ์ด้านทรัพยากรมนุษย์ ซึ่งจะวางแผนและพัฒนาด้านทรัพยากรมนุษย์ที่ตอบสนองต้องค์กร ส่วนกลยุทธ์หรือแผนด้านการเงินนี้ต้องทำต่อเนื่องจากแผนด้านต่างๆ แล้วจึงขัดทำงบประมาณที่เป็นตัวเงิน ซึ่งจากการวางแผนเป้าหมายการใช้油танอลในแผนพัฒนาพลังงานทดแทน 15 ปี ของกระทรวง พลังงานที่ได้ตั้งเป้าหมายในมีการใช้油tanอลในปี พ.ศ. 2551-2554 จำนวน 3 ล้านลิตรต่อวัน ในปี พ.ศ. 2555 - 2559 เพิ่มขึ้นเป็นจำนวน 6.2 ล้านลิตรต่อวัน และในปี พ.ศ. 2560 - 2565 เพิ่มขึ้นอีกเป็นจำนวน 9 ล้านลิตรต่อวัน จึงต้องมีการวางแผนส่งเสริมการใช้แก๊สโซชอล์ E85 อย่างครบวงจร ดังต่อไปนี้

1) แผนการตลาด

การที่จะมีการเพิ่มการใช้油tanอลเป็นเชื้อเพลิงก็ต้องมีการจำนวนรถยนต์ และสถานีบริการน้ำมันที่เพียงพอ และมีการกำหนดราคาก๊งรถยนต์และเชื้อเพลิงที่เหมาะสม เพื่อจูงใจให้ผู้บริโภคหันมาให้ความสนใจ โดยทางภาครัฐต้องออกมาตรการจูงใจให้เอกชนลงทุนในการผลิตรถยนต์ E85 ภายใต้ประเทศ และลงทุนขยายจำนวนสถานีบริการที่จำหน่ายแก๊สโซชอล์ E85 และแก๊สโซชอล์ E20 เพิ่มให้มากขึ้น โดยแยกการพิจารณาออกเป็น 2 ส่วน คือ

1.1) ด้านรถยนต์

มาตรฐานการลดอากรนำเข้ารถยนต์ จาก 80% ลงเหลือ 60% สำหรับรถยนต์ E85 ขนาดไม่เกิน 2,000 ซีซี และไม่เกิน 2,500 ซีซี จำนวนไม่เกิน 2,000 คัน และมาตรการที่มีการลดภาษีสรรพสามิตรถยนต์ E85 ลงเหลือ 25% เท่ากับรถยนต์ E20 นั้นยังไม่เป็นการจูงใจผู้บริโภคเท่าที่ควร การเจ้าเงินกองทุนนำมั่นมาชดเชยให้ 3% สำหรับรถยนต์ที่จะนำเข้ามาจำหน่ายจำนวน 2,000 ในปี พ.ศ. 2551 - 2552 นั้นเป็นมาตรการที่เหมาะสม และการใช้เงินจากกองทุนนำมั่นชดเชยภาษีสรรพสามิตรถยนต์ FFV อัตรา 3% ให้กับรถยนต์ที่ผลิตและจำหน่ายในประเทศ ภายในวันที่ 31 ธันวาคม พ.ศ. 2553 มีความเหมาะสม แต่ควรกำหนดภาษีสรรพสามิตรถยนต์ FFV ให้อยู่ที่ระดับ 22% เพราะเหมาะสมมากกว่าและจูงใจให้ผู้บริโภคหันมาใช้รถยนต์ชนิดนี้ เนื่องจากทำให้รถยนต์ที่ผลิตในประเทศไทยรุ่นเดียวกันมีราคาถูกกว่ารถยนต์ E20

ส่วนการดัดแปลงรถยนต์รุ่นหัวฉีดหัวไว้ให้ใช้น้ำมันแก๊สโซชอล์ E85 ให้ได้ น้ำหนักทางภาครัฐควรมีการเร่งรัดให้มีการวิจัยอย่างจริงจัง เกี่ยวกับผลกระทบที่จะเกิดกับเครื่องยนต์ที่จะเกิดความเพื่อสร้างความมั่นใจให้กับผู้บริโภค และยังเป็นการสร้างปริมาณความต้องการใช้น้ำมันได้อย่างรวดเร็วที่สุด

1.2) ด้านสถานีบริการน้ำมัน

ควรสร้างแรงจูงใจให้ปั๊มน้ำมันเพิ่มหัวจ่ายสำหรับจำหน่ายแก๊สโซเชล E85 เพื่อให้จำนวนสถานีให้บริการน้ำมันมีเพียงพอต่อการเพิ่มขึ้นของจำนวนรถยนต์ไม่ให้เหมือนกับกรณีของแก๊สโซเชล E20 ซึ่งในปัจจุบันในต่างจังหวัดยังหาเติมได้ยาก

ส่วนด้านการกำหนดราคาแก๊สโซเชล E85 ที่ให้มีส่วนต่างราคาต่ำกว่าแก๊สโซเชล 95 (E10) ไม่น้อยกว่าร้อย 30% และการประกาศลดภาษีสรรพสามิตน้ำมันใหม่ตามสัดส่วนของน้ำมันเบนซินนี้ เป็นการเหมาะสม เพราะทำให้ราคาของเอทานอลต่ำลงกว่าน้ำมันเบนซินชนิดอื่นๆ อย่างเห็นได้ชัดซึ่งน่าจะช่วยจูงใจให้ผู้บริโภคหันมาใช้เพิ่มมากขึ้น

2) แผนการผลิต/การดำเนินการ ประกอบด้วย 2 ส่วน คือ

2.1) การเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลัง ซึ่งเป็นวัตถุดินที่สำคัญ ในการผลิตเอทานอล โดยกำหนดการบริหารจัดการให้วัตถุดินมีเพียงพอในระยะยาวและกำหนดเพิ่มพื้นที่เพาะปลูกในพื้นที่ว่างเปล่า พื้นที่ราชพัสดุ เพื่อป้องกันการแย่งวัตถุดินสำหรับอุตสาหกรรมอื่นๆ ที่ใช้มันสำปะหลัง เป็นวัตถุดิน และการกำหนดราคามันสำปะหลังให้เกิดความสมดุล ระหว่างเกษตรกร โรงงานแบ่ง โรงงานผลิตเอทานอล และราคาแก๊สโซเชล เพื่อให้ทุกฝ่ายที่เกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรมสามารถอยู่ได้

2.2) โรงงานผลิตเอทานอล ยังคงมีปัญหาต่างๆ ที่มีผลกระทบต่อการผลิต เช่น การกำหนดราคาก๊าซอิงเอทานอล ราคาวัตถุดินที่มีราคาสูง ด้านปริมาณและการขนส่งไปจำหน่ายยังต่างประเทศ เป็นต้น ทำให้โรงงานที่ดำเนินการอยู่ประสบกับภาวะขาดทุนจึงต้องหยุดดำเนินการ และโรงงานที่กำลังก่อสร้างมีการชะลอโครงการ ซึ่งรัฐควรเข้ามาดูแลและเกี่ยวกับข้อกำหนดต่างๆ ให้การดำเนินการเหมาะสมกับสถานการณ์ที่เกิดขึ้นกับอุตสาหกรรมอย่างจริงจัง โดยการ Blending การออกแบบให้ผสมน้ำมันในสถานที่ใหม่เพื่อเพิ่มการควบคุมคุณภาพ การเก็บภาษี ณ จุดผสม เพื่อลดต้นทุนในการขนส่ง และอาจกำหนดให้ผู้ผลิตเอทานอลสามารถเป็นผู้ค้าน้ำมันตามมาตรฐาน 7 ได้ นอกจากนี้การจัดทำแผนการผลิต E85 ของโรงกลั่นน้ำมัน เพื่อให้มีวางแผนการผลิตในอุตสาหกรรมได้อย่างเหมาะสม

3) แผนด้านทรัพยากรบุคคล

ควรมีแผนที่จะเตรียมความพร้อมด้านบุคลากรในด้านต่างๆ ที่จะมารองรับ โดยการจัดการสนับสนุนให้มีการวิจัยในด้านต่างๆ ที่มีส่วนเกี่ยวข้อง ตั้งแต่ด้านการเพิ่มผลผลิตและปรับปรุงตัววัตถุดินที่ใช้ในการผลิต การเพิ่มประสิทธิภาพในกระบวนการต่างๆ ในการผลิตเอทานอล การนำพลังงานไปใช้ และของเสียมาใช้ให้เกิดประโยชน์สูงสุด การทดสอบ และการซ่อมบำรุงเกี่ยวกับรถที่ใช้แก๊สโซเชล E85 โดยทั้งภาครัฐและภาคเอกชนควรให้ความสำคัญเพื่อให้บุคลากรมีความพร้อมมากที่สุดต่อการปรับตัวเพื่อรับรองการใช้แก๊สโซเชล E85

4) แผนด้านการเงิน

การที่โครงการต่างๆ จะเกิดขึ้นได้นั้นต้องมีแผนการเงินมาสนับสนุนให้เหมาะสม โดยทั้งภาครัฐและภาคเอกชนควรมีการวางแผนด้านการเงินสำหรับการลงทุนและกำหนดงบประมาณที่จะจัดสรรให้กับแต่ละโครงการที่ได้วางแผนเอาไว้ โดยจากแผนพัฒนาทศวรรษ 15 ปี ของกระทรวงพัฒนาฯ นั้น เป็นการลงทุนผลิตอุปกรณ์ของภาคเอกชนตลอดระยะเวลา 15 ปี มีมูลค่ารวมถึง 24,250 ล้านบาท แต่การลงทุนของภาครัฐบาลและรัฐวิสาหกิจมีเพียง 558 ล้านบาท ซึ่งเห็นได้ชัดว่าทางภาครัฐบาลและรัฐวิสาหกิจยังมีการจัดสรรงบประมาณให้กับการผลิตอุปกรณ์ เป็นพัฒนาทศวรรษในปริมาณที่ต่ำ เมื่อเทียบกับการลงทุนในพัฒนาทศวรรษนิดเดียว

4.3.3 การดำเนินกลยุทธ์ (Strategy Implementation)

การดำเนินกลยุทธ์เป็นการนำกลยุทธ์ที่กำหนดไปสู่การปฏิบัติ เพื่อการบรรลุเป้าหมายขององค์กรหรือไม่ ขึ้นอยู่กับ โครงสร้างและวัฒนธรรมองค์การ แผนปฏิบัติงานและวิธีการดำเนินงานของกลยุทธ์นี้ จากการที่ทางภาครัฐให้ความสำคัญโดยได้มีการวางแผนปฏิบัติการส่งเสริมการใช้แก๊สโซเชล E85 เพื่อเป็นพัฒนาทศวรรษอย่างเป็นระบบ ดังแสดงได้ในตารางที่ 4.53 แต่การที่แผนทั้งหมดจะประสบความสำเร็จหรือไม่นั้น ย่อมขึ้นอยู่กับทางภาคเอกชนและผู้บริโภคจะให้การตอบสนองต่อแผนที่ได้วางไว้มากน้อยเพียงใด ทางภาครัฐจึงต้องมีนโยบายในการที่สนับสนุนอย่างจริงจังและต่อเนื่องเพื่อเป็นแนวทางในการปฏิบัติงานตามกลยุทธ์ และยังจะต้องมีการประเมินผลงานที่ได้ ว่าเป็นไปตามแผนหรือไม่ เพื่อจะได้มีการนำไปปรับปรุงให้กลยุทธ์ที่วางไว้ได้บรรลุผลตามเป้าหมาย ตามตารางที่ 4.53

ตารางที่ 4.53 แผนปัจจุบันติดตามการดำเนินการแก้ไขช่องว่าง ปี พ.ศ. 2551-2561

ตารางที่ 4.53 แสดงแผนปฏิบัติการสำหรับการใช้เก๊าต์โซล์ E85 คร่าวงรี พ.ศ. 2551-2561 (ต่อ)

กิจกรรม	หน่วยงาน	ระยะเวลา	ระบบงานกลาง					ระบบงาน
			ระยะสั้น	ระยะปานกลาง	ระยะยาว	ระยะอุดหนุน	ระยะยาว	
2.3 ปิดสถานีบริการ E85	บริษัทฯ/บ้านจักก	30-50 ถูกน้ำ						
3.มาตรฐานการสำหรับวัสดุคง การผลิตอุปกรณ์	บริษัทฯ/บ้านจักก	30-50 ถูกน้ำ						
3.1 เพิ่มผลผลิตต่อ "โรงชื้อขายและมันถ้าไปหลัง ภายนอก" ให้มากกว่า ให้ต่ำลงตามที่เป็นอยู่ใน ระบบงานและกำหนดการเพื่อเพิ่มพื้นที่การ เผาประดุจ ไฟฟ้าที่รักษาระบบที่ต้องการ	บริษัทฯ/บ้านจักก	30-50 ถูกน้ำ						
3.2 พิจารณาความเหมาะสมของภาคอุปกรณ์	บริษัทฯ/บ้านจักก	30-50 ถูกน้ำ						
3.3 กำหนดแนวทางการดำเนินนโยบายการผลิต น้ำมัน E85 คร่าวงรี	บริษัทฯ/บ้านจักก	30-50 ถูกน้ำ						
1) ตัดห้ามการผลิต E85 ของโรงกลั่นน้ำมัน 2) การพัฒนาระบบ Logistics บนส่วนน้ำ 3) ระบบคัดกรองน้ำมัน	บริษัทฯ/บ้านจักก	30-50 ถูกน้ำ						
								พัฒนาความต้องการเบ็ดเตล็ด

ตารางที่ 4.53 แสดงแผนปฏิการต่อส่งเสริมการใช้แก๊สโซเชล E85 ครบวงจร ปี พ.ศ. 2551-2561 (ต่อ)

กิจกรรม	หน่วยงาน	ระยะเวลา					ระยะเวลาดำเนินการ	ระยะเวลา
		2551 ต.ค.-ม.ค.	2552	2553	2554	2555		
4) Blending การอุดประการให้ผ่อน慢น้ำมันในสถานที่ใหม่เพิ่มการควบคุมคุณภาพการเก็บรายน้ำมัน								
4.การวิจัยพัฒนา								
4.1 จัดทำโครงการ Fleet ไอดีน้ำมัน FFV มาทดสอบในเรือต่างๆ ได้แก่ ด้านประสิทธิภาพขั้นต้นของมาจากการต่างประเทศ ทดสอบการซ้อมที่ห้องทดลอง ทดสอบความถูกต้องของน้ำมันเชื้อเพลิง Emission Cold Start เป็นต้น							กระบวนการ/	
4.2 สนับสนุนเงินทุนต่อส่งเสริมจากรัฐในการวิจัยและพัฒนา เช่น การพัฒนาพืชวัตถุดีบ และการใช้ชุดโลหะเป็นวัสดุดีบในการผลิตอาหาร และการพัฒนาการชนิด FFV ของanol และการพัฒนาการชนิด FFV ร่วมเดชะที่ในโลก						กระบวนการพัฒนา/		

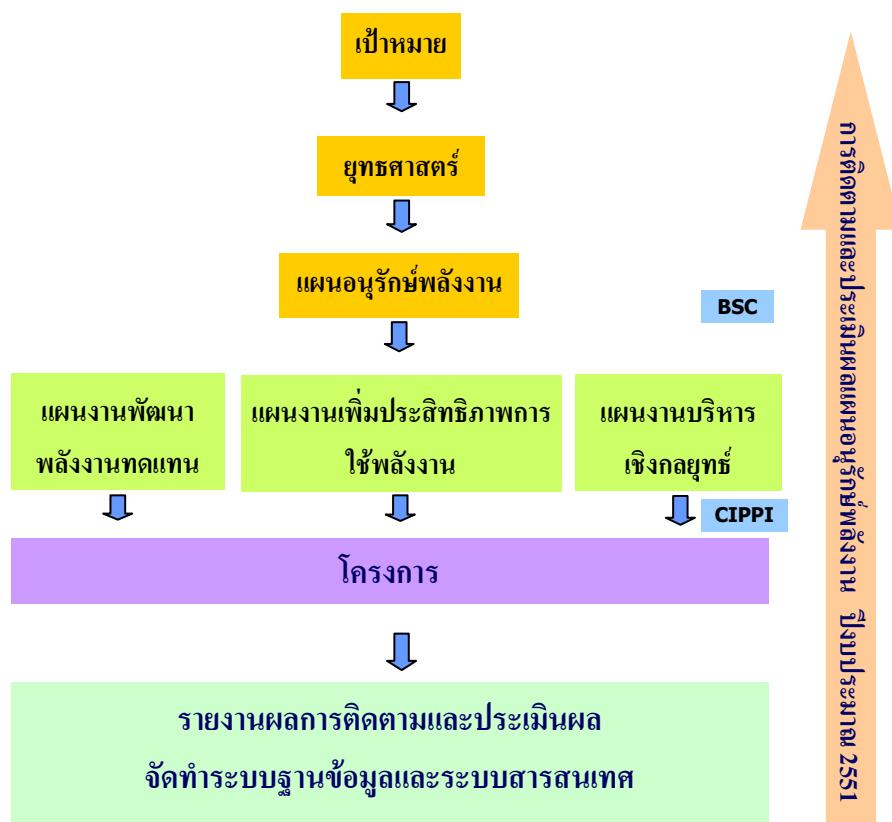
ตารางที่ 4.53 แสดงแผนปฏิบัติการส่งเสริมการใช้แก๊สโซเชล E85 ครบวงจร ปี พ.ศ. 2551-2561 (ต่อ)

กิจกรรม	หน่วยงาน	ระบบสนับสนุน					ระบบงานกลาง					ระบบฯ		
		ต.ก.-ภ.	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559	2560	2561	
สรุปการดำเนินงาน	บุคลากร 7 กระทรวง 18 องค์กร	ร่วมทดสอบ Fleet และนำเสนอข้อมูล FFV ให้เป็นไปตามเป้าหมายและเตรียมความพร้อม ด้านวัสดุในทำเพียงพอต่อการผลิตเชื้อเพลิง สำหรับ E85 ในระยะยาว	วางแผนพัฒนา FFV ชิ้นงานที่สำคัญ จำนวน 1,000 คัน และฝึกอบรม บริการ 30-50 สถานีเติม หัวอย่างเริ่ม [*] ออกมาตรฐาน ดำเนินสนับสนุนฯ บุคลากร	วางแผนการใช้ E85 เต็มรูปแบบ										

*ที่มา : วารสารนักധำรงงาน ฉบับที่ 82, www, 2551

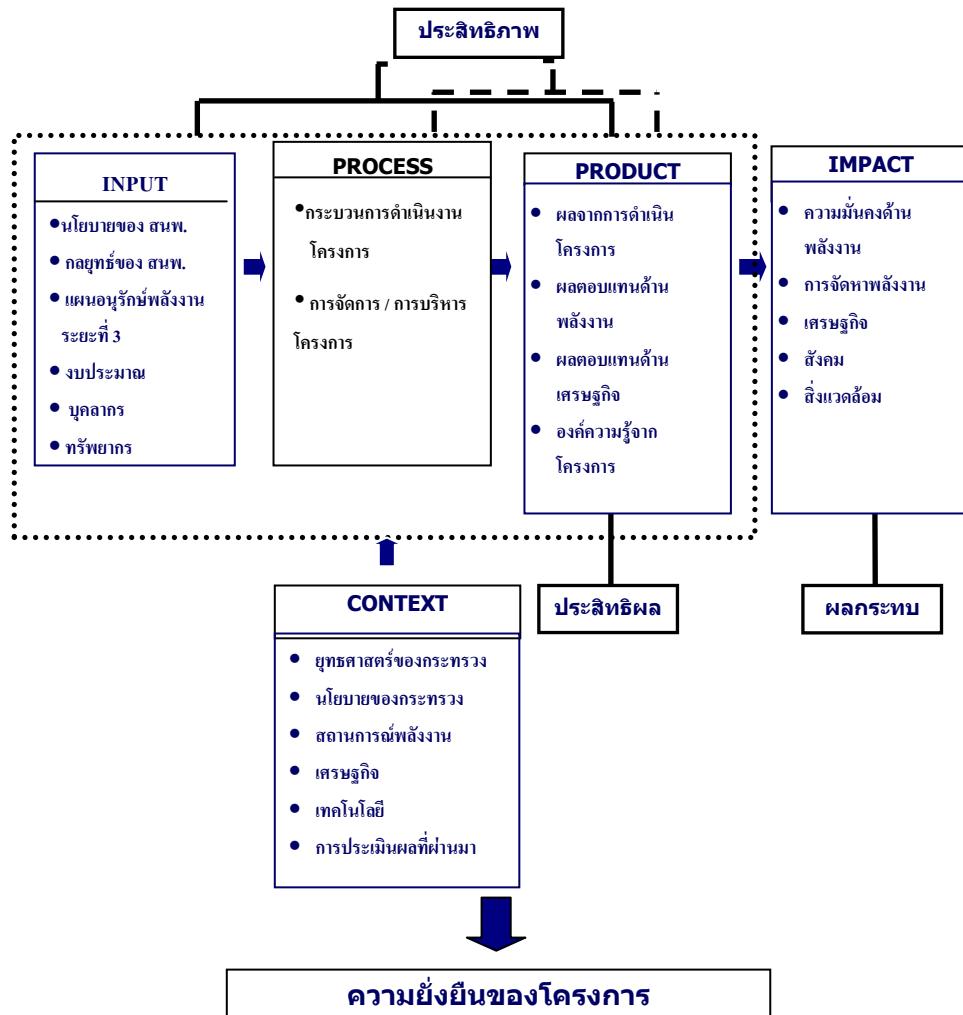
4.3.4 การประเมินและควบคุม (Evaluation and Control)

เป็นขั้นตอนการควบคุมการปฏิบัติงานให้เป็นไปตามแผนที่กำหนดขึ้น เพื่อให้กลยุทธ์ประสบความสำเร็จ และการประเมินกลยุทธ์เป็นการตรวจสอบว่าผลที่เกิดขึ้นจากการปฏิบัติงาน เป็นไปตามกลยุทธ์ที่กำหนดขึ้นหรือไม่ เพื่อข้อนกลับไปปรับปรุงถ้าหากผลลัพธ์ไม่เป็นตามอย่างที่ตั้งใจไว้ โดยการควบคุมกลยุทธ์ของทางภาครัฐ กำหนดให้มีสำนักงานนโยบายและแผน พลังงานเป็นผู้ที่รับผิดชอบในการประเมินและควบคุม ซึ่งมีลำดับและขั้นตอนวิธีการดำเนินการดังภาพที่ 4.4 และ 4.5



ภาพที่ 4.4 ลำดับขั้นในการประเมินโครงการ แผนงาน และแผนอนุรักษ์พลังงานของสำนักน้ำโยยา และแผนพลังงาน

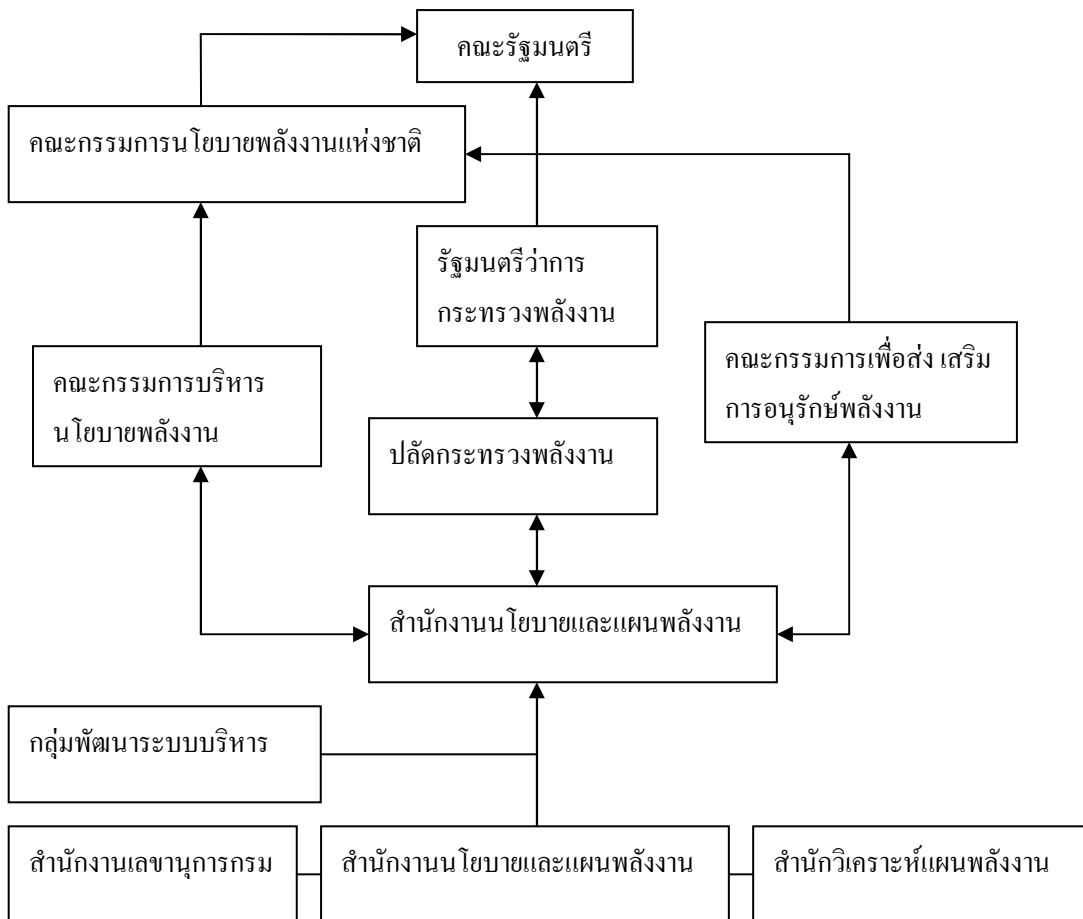
ที่มา : แนวทางการติดตามประเมินผลแผนอนุรักษ์พลังงานระยะที่ 3, www, 2551



ภาพที่ 4.5 การประเมินกลยุทธ์โดยใช้ CIPPI Model

ที่มา : แนวทางการติดตามประเมินผลแผนอนุรักษ์พลังงานระยะที่ 3, www, 2551

การประเมินและควบคุมของสำนักงานนโยบาย และแผนพลังงาน เพื่อเปรียบเทียบผล ที่เกิดขึ้นกับเป้าหมาย แล้วจึงรายงานผลและนำเสนอแนวทางแก้ไขกลับไปยังผู้บังคับบัญชา เพื่อ นำเสนอต่อคณะกรรมการติดตามประเมินผลแผนอนุรักษ์พลังงานระยะที่ 3 ที่ได้วางเอาไว้ ดังภาพที่ 4.6 ซึ่งจะเห็นได้ว่า ลำดับขั้นตอนในการประเมินและควบคุมมีลำดับขั้น ใน การรายงานผล และถายการบังคับบัญชาที่ค่อนข้างยาว ทำให้การแก้ไขเพื่อให้กลยุทธ์ดำเนินไปยัง จุดหมายได้ค่อนข้างลำบาก และนอกจากนี้ยังมีผู้มีส่วนเกี่ยวข้องในด้านต่างๆ ที่มีส่วนร่วมในการทำ ให้กลยุทธ์การผลิตเชื้อเพลิงจากมันสำปะหลังกรณีที่มีการใช้แก๊สโซฮอล์ E85 สามารถเกิดขึ้นได้ อย่างเป็นรูปธรรม และสามารถดำเนินไปยังจุดหมายที่ได้วางเอาไว้



ภาพที่ 4.6 ลำดับขั้นในการตัดสินใจภายหลังทำการประเมินเพื่อควบคุมแผนกลยุทธ์ให้เป็นไปตามที่ได้วางเอาไว้

ที่มา : แนวทางการติดตามประเมินผลแผนอนุรักษ์พลังงานระยะที่ 3, www, 2551

4.4 การอภิปัลยาopl

ผลการศึกษากลยุทธ์การผลิตเชื้อเพลิงทดแทนออลเพื่อเป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทย สรุปได้ดังนี้

4.4.1 อภิปรายผลการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางด้านการเงิน

ในการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางด้านการเงินของการผลิตเชื้อเพลิงทดแทนจากมันสำปะหลัง ที่กำลังการผลิตขนาด 30,000, 50,000 และ 100,000 ลิตรต่อวัน ซึ่งผลที่ได้ในการวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินที่ใช้คือ การวิเคราะห์มูลค่าปัจจุบันสุทธิ อัตราผลตอบแทนของการลงทุน อัตราผลตอบแทนต่อทุน ระยะเวลาคืนทุนและความอ่อนไหว อาจมีค่าที่ได้แตกต่างจากการวิจัยของนักวิจัยท่านอื่น เนื่องจากการนำข้อมูลที่ได้จากโรงงานจริงมาใช้ร่วมกับข้อมูลที่ได้จากเอกสาร และ

งานวิจัยที่เกี่ยวข้องมาใช้ในการวิเคราะห์เพื่อให้ข้อมูลที่ได้ใกล้เคียงกับความเป็นจริงมากที่สุด โดยเฉพาะการคิดต้นทุนค่าเครื่องจักรและอุปกรณ์ที่แตกต่างกันมีผลต่อการคำนวณความเป็นไปได้ ในการลงทุนค่อนข้างมาก ซึ่งในงานวิจัยนี้ใช้ข้อมูลจาก ETHANOL-BIO-FUEL.COM ที่เป็น เทคโนโลยีของประเทศไทยจึงทำให้ต้นทุนค่าเครื่องจักรและอุปกรณ์มีราคาที่สูงกว่างานวิจัยของ นักวิจัยท่านอื่น และยังสูงกว่าของโรงงานจริงที่ได้ไปศึกษาซึ่งใช้เทคโนโลยีจากประเทศจีน แต่ ข้อมูลด้านเงินทุนในการลงทุนของโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังนี้ยังมีความใกล้เคียงกับ งานวิจัยของสถาบันค้นคว้าและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมการเกษตรมหาวิทยา ลัยเกษตรศาสตร์ (2550) เมื่อคิดให้เป็นสัดส่วนการผลิตที่เท่ากัน ถึงอย่างไรผลที่ได้จากการวิเคราะห์ ความเป็นไปได้ในการลงทุนของการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังทั้ง 3 กำลังการผลิตก็ยังคุ้มค่า ต่อการลงทุน

แต่ก็มีข้อที่น่าสังเกตเกี่ยวกับปัจจัยที่มีผลต่อผลประกอบการในอุตสาหกรรมการผลิต เอทานอล ก็คือ ปัจจัยทางด้านราคามันสำปะหลัง และราคายาเอทานอล ซึ่งราคายาเอทานอลควรมีการ กำหนดให้สัมพันธ์กับราคามันสำปะหลังจึงจะทำให้การดำเนินการของโรงงานยาเอทานอลสามารถอยู่ ได้ ซึ่งจะช่วยจูงใจให้โรงงานต่าง ๆ ที่ได้ขออนุญาตไว้เร่งก่อสร้างและเปิดดำเนินการได้ตาม กำหนดจะช่วยให้มีปริมาณยาเอทานอลให้เพียงพอต่อการใช้งาน เพื่อให้กลยุทธ์ที่ได้วางไว้สามารถ ดำเนินไปตามแผนได้ จากการคำนวณเมื่อกำหนดให้ราคามันสำปะหลังอยู่ที่ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม ผลปรากฏว่า ราคายาเอทานอลที่ทำให้โรงงานอยู่ได้ของทั้งสามกำลังการผลิตอยู่ที่ ระดับราคา 18.48, 18.32 และ 18.19 บาทต่อลิตร ตามลำดับซึ่งใกล้เคียงกับต้นทุนยาของ นายโรมน์ลักษณ์ ปรีชา (2551) ที่กำหนดให้ราคามันสำปะหลังอยู่ที่ 1.7 บาทต่อกิโลกรัม จะได้ต้นทุนการผลิตยาเอทานอลอยู่ที่ 18.4 บาทต่อลิตร

4.4.2 กลยุทธ์การผลิตยาเอทานอลจากมันสำปะหลังเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน กรณีการใช้ แก๊สโซฮอลล์ E85

จากการนำข้อมูลที่ได้ในการศึกษาปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้นกับการวิเคราะห์ ความเป็นไปได้ทางการเงินของการผลิตยาเอทานอล แยกตามกำลังการผลิต 3 ขนาด มาใช้ในการ วิเคราะห์สภาพแวดล้อม ซึ่งข้อมูลที่ใช้พยากรณ์ให้เป็นข้อมูลปัจจุบันที่สุดเพื่อให้กลยุทธ์ที่ได้มีความ เหมาะสมทันต่อสถานการณ์ แต่ข้อมูลด้านพัฒนาในปัจจุบันมีการเปลี่ยนแปลงที่รวดเร็วตามสภาพ เศรษฐกิจ จึงอาจทำให้มีผลต่อการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมได้ ซึ่งจากการวิเคราะห์จากงานวิจัยกล ยุทธ์ที่ได้คือกลยุทธ์เติบโตในแนวดั้ง โดยทำให้กระบวนการผลิตตั้งแต่ต้นน้ำไปถึงปลายน้ำมี ความสัมพันธ์กัน ซึ่งมีความสอดคล้องกับแผนพัฒนาพลังงานทดแทน 15 ปี พ.ศ. 2551 - 2565 ของ กระทรวงพลังงาน ซึ่งมุ่งเน้นให้การผลิตยาเอทานอลจากต้นน้ำไปถึงปลายน้ำมีความสัมพันธ์กัน เพื่อให้

ทุกฝ่ายที่เกี่ยวข้องกับกระบวนการผลิตเชื้อเพลิงต้องสามารถอยู่ได้ แต่การนำกลยุทธ์ที่ได้ไปปฏิบัตินั้น ในปัจจุบันได้มีการวางแผน โดยกำหนดหน้าที่และความรับผิดชอบของกระทรวงต่างๆ ที่มีส่วนเกี่ยวข้อง มีการกำหนดระยะเวลาและเป้าหมายที่ชัดเจน แต่จะดำเนินเรื่องหรือไม่ขึ้นกับภาครัฐว่าจะให้ความสำคัญมากน้อยเพียงใด ส่วนการประเมินและควบคุมมีหน่วยงานที่รับผิดชอบ ก็คือ สำนักนโยบายและแผนพลังงานซึ่งมีการกำหนดวิธีการประเมินกลยุทธ์ที่ชัดเจน แต่ก็ยังขึ้นอยู่กับประชาชนว่า จะตอบรับต่อแก๊สโซเชล E85 มากน้อยเพียงใดซึ่งเป็นตัวชี้วัดที่ดีที่สุด ที่จะช่วยทำให้สามารถลดการนำเข้าเชื้อเพลิง ซึ่งจะช่วยเพิ่มความมั่นคงทางให้กับประเทศไทยย่างยั่งยืนต่อไป

บทที่ 5

สรุปผลการวิจัย และข้อเสนอแนะ

5.1 สรุปผลการวิจัย

การศึกษากลยุทธ์การผลิตอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทนจากมันสำปะหลังของประเทศไทย กรณีการใช้แก๊สโซเชล E85 เป็นทางเลือกของการใช้พลังงานทดแทนซึ่งเป็นทางออกที่สำคัญของอุตสาหกรรมอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทนซึ่งเป็นทางออกที่สำคัญของประเทศไทย ซึ่งจากการประมาณการผลผลิตมันสำปะหลังสามารถตอบสนองต่อการใช้อุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทนในระยะสั้นและระยะกลางของแผนที่วางไว้ (จากตารางที่ 4.5 และ 4.15) ส่วนในระยะยาวต้องมีการวางแผนการเพิ่มผลผลิตซึ่งจากเทคโนโลยีที่มีอยู่น่าจะสามารถทำได้ ส่งผลให้มันสำปะหลังเป็นพืชที่มีศักยภาพในการผลิตอุตสาหกรรมเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน โดยทำการศึกษาปัญหาที่เกิดขึ้น ในขั้นตอนต่างๆ ของอุตสาหกรรมผลิตอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทน ได้แก่ กระบวนการผลิตอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทน ตามกำหนดการ ตลอดจนต้องมีการวางแผนการเพิ่มผลผลิต รวมถึงการจัดการห่วงโซ่อุปทาน ที่มีส่วนร่วมในการผลิตอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทน ที่มีความต้องการที่สูง เช่น ภาคอุตสาหกรรมยานยนต์ ภาคอุตสาหกรรมอาหาร ภาคอุตสาหกรรมเคมี และภาคอุตสาหกรรมโลจิสติกส์ ที่ต้องการใช้อุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทนเพื่อสนับสนุนการเติบโตของเศรษฐกิจไทย ที่มีแนวโน้มเติบโตอย่างต่อเนื่อง ดังนั้น จึงต้องมีการวางแผนและจัดการห่วงโซ่อุปทานอย่างต่อเนื่อง เพื่อให้สามารถสนับสนุนการเติบโตของเศรษฐกิจไทยได้อย่างยั่งยืน

5.1.1 การวิเคราะห์ปัญหาและสถานการณ์ต่างๆ ที่เกิดขึ้น

ในอุตสาหกรรมการผลิตอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทน กรณีที่มีการใช้แก๊สโซเชล E85 ผลการศึกษาสถานการณ์การผลิต และการตลาดของอุตสาหกรรมผลิตอุตสาหกรรมเพื่อเป็นพลังงานทดแทนสามารถต่อยอดได้อย่างยั่งยืน เพื่อให้การดำเนินการสามารถไปยังเป้าหมายที่ได้วางไว้ จึงได้วางแนวทางในการศึกษา ประกอบไปด้วย 3 ส่วน ดังต่อไปนี้

5.1.1.1 ต้นน้ำ กือ เกษตรกรประสบภัย 2 ปัญหาหลักคือปัญหาด้านการเพาะปลูก และปัญหาด้านเงินทุนและการจำหน่ายผลผลิต เพื่อหาแนวทางในการช่วยเหลือในการเพิ่มผลผลิต โดย

ทางภาครัฐได้มีการวางแผนยุทธศาสตร์มั่นสำคัญหลังในการเพิ่มผลผลิตจาก 3 ตันต่อไร่ เป็น 5 ตันต่อไร่ ให้สามารถตอบสนองต่อความต้องการที่จะเพิ่มขึ้นในอนาคต ซึ่งถือว่าทางภาครัฐได้ตระหนักรถึงปัญหาและหาทางวางแผนเพื่อเป็นแนวทางในการแก้ไขได้อย่างเหมาะสม

5.1.1.2 คลังน้ำ กือ สถานการณ์ที่เกิดขึ้น กับอุตสาหกรรมการผลิตเอทานอลจากมั่นสำคัญหลังเพื่อเป็นพลังงานทดแทน เพื่อที่จะได้หาแนวทางในการแก้ไขในด้านต่างๆ ไม่ว่าจะเป็นการเพิ่มประสิทธิภาพในการผลิต การเพิ่มผลประโยชน์จากผลผลิต ได้จากการผลิต ให้สามารถเพิ่มน้ำมันค่าให้กับอุตสาหกรรมการผลิตเอทานอลสูงสุด และการสร้างความต้องการให้เพิ่มมากขึ้นให้เพียงพอต่อกับความสามารถในการผลิต เพื่อให้โรงงานต่างๆ ที่ได้ขออนุญาตไว้สามารถเปิดดำเนินการ และสร้างผลประกอบการให้ได้ตามเป้าหมายที่วางไว้

5.1.1.3 ปลายน้ำ กือ ด้านจำหน่ายเอทานอล ทั้งภายใน ประเทศไทยทั้งด้านปริมาณความต้องการที่ต่ำกว่ากำลังการผลิต การกำหนดราคาอ้างอิงประเทศไทยซึ่งไม่สะท้อนถึงต้นทุนที่แท้จริงภายในประเทศ และการจำหน่ายไปยังต่างประเทศที่ยังมีปัญหาด้านปริมาณ และการขนส่งซึ่งปัจจุบันทางภาครัฐได้ออกกฎหมายและมาตรการต่างๆ เพื่อให้ความช่วยเหลือ โดยการกำหนดให้แก๊สโซเชล E85 เป็นวาระแห่งชาติ โดยวางเป้าหมายให้มีการใช้เอทานอลในปี พ.ศ. 2551 - 2554 เป็นจำนวน 3 ล้านลิตรต่อวัน ในปีพ.ศ. 2555 - 2559 เป็นจำนวน 6.2 ล้านลิตรต่อวัน และในปี พ.ศ. 2560 - 2565 เป็นจำนวน 9 ล้านลิตรต่อวัน รวมทั้งมีการวางแผนงาน แนวทางในการปฏิบัติหน่วยงานที่มีส่วนเกี่ยวข้อง และ Road Map ไว้อย่างชัดเจน ซึ่งล้วนที่ต้องคำนึงถึงคือการเพิ่มปริมาณรถยนต์ FFV ด้วยการสนับสนุนการนำเข้าและการประกอบภายในประเทศ การดัดแปลงรถยนต์รุ่นทั้งนิดให้สามารถใช้แก๊สโซเชล E85 ได้ การเพิ่มจำนวนปั้มน้ำมันที่จำหน่ายแก๊สโซเชล E85 และการกำหนดราคาแก๊สโซเชล E85 เพื่อยุ่งใจให้ผู้บริโภคหันมาใช้ โดยการลดภาษีสรรพสามิต ให้อยู่เพียง 0.75 บาทต่อลิตร และการสมทบทุนช่วยเหลือจากกองทุนน้ำมันอีก 5.7 บาทต่อลิตร เพื่อให้ราคาก๊สโซเชล E85 ต่ำกว่าแก๊สโซเชล 95 (E10) อย่างน้อย 30% แต่สุดท้ายความสำเร็จของโครงการก็ยังขึ้นอยู่กับผู้บริโภคว่าจะตัดสินใจ

5.1.2 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้ทางการเงินของโครงการผลิตเอทานอล

โดยศึกษาความเป็นไปได้ของโครงการผลิตเอทานอลจากมั่นสำคัญหลังที่มีกำลังการผลิต 30,000 ลิตร 50,000 ลิตร และ 100,000 ลิตรต่อวัน ใช้ข้อมูลเฉลี่ยในปี พ.ศ. 2550 เป็นพื้นฐานในการศึกษา โดยพิจารณาจากมูลค่าปัจจุบันสุทธิของโครงการ (NPV) อัตราผลตอบแทนภายใน (IRR) อัตราผลประโยชน์ต่อทุน (B/C) และระยะเวลาคืนทุน ทำให้ข้อมูลที่ได้จากการคำนวณทั้ง 3 ขนาดคุ้มค่าต่อการลงทุน และเมื่อมีการวิเคราะห์ความอ่อนไหวกรณีที่ราคามั่นสำคัญหลังเปลี่ยนแปลงไป เมื่อกำหนดรากเอทานอลคงที่อยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร พนว่า ราคามั่นสำคัญหลังสูงสุดของแต่ละกำลัง

การผลิตรับได้ที่ราคา 1.65 1.676 และ 1.698 บาทต่อกิโลกรัมตามลำดับ กรณีที่ราคายาหุนอลเปลี่ยนแปลงไปเมื่อกำหนดให้ราคามันสำปะหลังคงที่อยู่ที่ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม พบว่า ราคายาหุนสำปะหลังอุดหนุนต่ำสุดของแต่ละกำลังการผลิต รับได้ที่ ราคา 18.484, 18.322 และ 18.191 บาทต่อลิตร กรณีที่ต้นทุนและรายได้เปลี่ยนแปลงไป พบว่า การที่รายได้ลดลง 5% และต้นทุนสินค้าเพิ่มขึ้น 5% ทุกกำลังการผลิตสามารถรับได้ดังแสดงในตารางที่ 5.1 และการวิเคราะห์การตั้งราคาแก๊สโซเชออล E85 ที่ต่ำกว่าต้นทุนที่แท้จริงในปัจจุบันโดยภาครัฐใช้วิธีการลดอัตราภาษีสรรพสามิตต่ำกว่าแก๊สโซเชออล E10 ออกราคา 95 ถึง 3.75 บาทต่อลิตร และการใช้เงินอุดหนุนจากกองทุนน้ำมันฯ ถึง 5.7 บาทต่อลิตร ซึ่งถ้าปริมาณการใช้เพิ่มขึ้นในอนาคตคงมีผลกระทบกับการจัดเก็บรายได้ และเงินกองทุนน้ำมันค่อนข้างมาก

ตารางที่ 5.1 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้และความอ่อนไหวของโครงการผลิตยาหุนอลจากมันสำปะหลังที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตร, 50,000 ลิตร และ 100,000 ลิตร

รายการ	NPV (พันบาท)	IRR (%)	B/C Ratio	ระยะเวลา คืนทุน (ปี)
โครงการขนาด 30,000 ลิตร/วัน				
- ปกติ	120,544.53	13.116	1.0995	9.23
- ราคายาหุนอล 18 บาท/ลิตร ราคามันสำปะหลังสูงสุดได้ที่ 1.65 บาท/กิโลกรัม	77.44	7.509	1.00005	
- ราคามันสำปะหลัง 1.73 บาท/กิโลกรัม ราคายาหุนอลต่ำสุดได้ที่ 18.484 บาท/ลิตร	95.096	7.5034	1.00006	
- รายได้ลดลง 5% ต้นทุนสินค้าเพิ่มขึ้น 5%	9,450.54	8.943	1.0075	11.53
โครงการขนาด 50,000 ลิตร/วัน				
- ปกติ	220,851.92	12.777	1.1105	9.05
- ราคายาหุนอล 18 บาท/ลิตร ราคามันสำปะหลังสูงสุดได้ที่ 1.676 บาท/กิโลกรัม	739.22	7.525	1.00033	
- ราคามันสำปะหลัง 1.73 บาท/กิโลกรัม ราคายาหุนอลต่ำสุดได้ที่ 18.322 บาท/ลิตร	92.267	7.5032	1.00004	
- รายได้ลดลง 5% ต้นทุนสินค้าเพิ่มขึ้น 5%	35,561.83	8.545	1.0171	11.18
โครงการขนาด 100,000 ลิตร/วัน				
- ปกติ	473,930.48	12.334	1.1195	8.91

ตารางที่ 5.1 การวิเคราะห์ความเป็นไปได้และความอ่อนไหวของโครงการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตร 50,000 ลิตร และ 100,000 ลิตร (ต่อ)

รายการ	NPV (พันบาท)	IRR (%)	B/C Ratio	ระยะเวลา คืนทุน (ปี)
- ราคาเอทานอล 18 บาท/ลิตร ราามันสำปะหลังสูงสุดได้ที่ 1.698 บาท/กิโลกรัม	918.84	7.516	1.00021	
- รามันสำปะหลัง 1.73 บาท/กิโลกรัม ราคาเอทานอลต่ำสุดได้ที่ 18.191 บาท/ลิตร	197.329	7.5054	1.00004	10.91
- รายได้ลดลง 5% ต้นทุนสินค้าเพิ่มขึ้น 5%	103,353.13	8.014	1.0251	

ที่มา: จากการคำนวณ

5.1.3 การวิเคราะห์กลยุทธ์ของการผลิตเอทานอล กรณีที่มีการใช้แก๊สโซเชลล์ E85

ประกอบไปด้วยขั้นตอนในการวิเคราะห์สภาพแวดล้อม โดยการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอกจะมีการวิเคราะห์ปัจจัยด้าน Societal Environment ซึ่งได้ค่าคะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3.35 การวิเคราะห์ปัจจัยด้าน Task Environment ซึ่งได้ค่าคะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 1.875 การวิเคราะห์ปัจจัยเพิ่มเติมในส่วนของ Task Environment ซึ่งได้ค่าคะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3.5 และทำการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอกใน ตาราง External Analysis Summary (EFAS) ได้โอกาสจากทางด้านเทคโนโลยี ด้านการเมืองและกฎหมายช่วยสนับสนุน ส่วนอุปสรรคจากด้านปัจจัยในอุตสาหกรรม เศรษฐกิจ และ ด้านสังคมและวัฒนธรรม ซึ่งได้คะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3.0 ส่วนการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในโดยใช้หลักการของการวิเคราะห์ห่วงโซ่คุณค่า (Value Chain Analysis) ซึ่ง การวิเคราะห์องค์ประกอบภายในจากตาราง Internal Factor Analysis Summary (IFAS) ได้จุดแข็งคือด้านการจัดการทรัพยากร พื้นที่เพาะปลูกและวัตถุคุณภาพ ส่วนจุดอ่อนคือ ด้านการเพิ่มจำนวนปืนน้ำมันและรถชนต์ที่ใช้แก๊สโซเชลล์ E85 ซึ่งได้คะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3.0 จากนั้นจึงนำข้อมูลที่ได้จากการวิเคราะห์ปัจจัยภายนอกและปัจจัยภายในไปใส่ในตาราง Strategy Factor Analysis Summary (SFAS Matrix) ซึ่งจะได้คะแนนถ่วงน้ำหนักเท่ากับ 3.0 หลังจากนั้นจึงนำข้อมูลที่ได้มาใส่ในตาราง TOWS Matrix เพื่อช่วยในการกำหนดกลยุทธ์ทางเลือก ซึ่งนำกลยุทธ์ที่ได้มาปรับให้เหมาะสมกับวิสัยทัศน์ และนโยบายพัฒนาของประเทศต่อไป โดยกลยุทธ์ที่ได้แบ่งออกเป็น 3 ระดับ คือ กลยุทธ์องค์กร จะใช้ต้นแบบ GE Model โดยใช้ คะแนนถ่วงน้ำหนัก จากตาราง EFAS ไปวิเคราะห์ในตาราง GE Model ซึ่งจากการวิเคราะห์พบว่าการวางแผนกลยุทธ์การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังกรณีที่ใช้แก๊สโซเชลล์ E85 ควรจะอยู่ในช่องที่ 1 ของตาราง คือ ใช้กลยุทธ์เดิบโดยขยายตัว

ในแนวตั้ง ดังนั้นกลยุทธ์การเติบโตของการผลิตอาหารลอกจากมันสำปะหลังกรณีที่ใช้แก๊สโซเชออล์ E85 ที่ผู้วิจัยเลือกใช้คือกลยุทธ์เติบโตในแนวตั้ง (Vertical Integration) โดยการสร้างความสัมพันธ์ให้เกิดขึ้นตั้งแต่ต้นนำจนถึงปลายน้ำ ส่วนกลยุทธ์ระดับธุรกิจจะพิจารณาจากตารางกลยุทธ์ระดับธุรกิจ ซึ่งควรใช้การเป็นผู้นำด้านต้นทุนตั้งแต่ต้นนำจนถึงปลายน้ำในระยะแรก เพื่อทำให้แก๊สโซเชออล์ E85 มีต้นทุนและราคาที่ต่ำที่สุด จะช่วยจูงใจให้มีการเปลี่ยนมาใช้แก๊สโซเชออล์ E85 เพิ่มมากขึ้น ส่วนในระยะยาวนี้การสร้างความแตกต่างในด้านความรู้สึกที่จะสามารถทำให้ธุรกิจที่เกี่ยวข้องกับแก๊สโซเชออล์ E85 สามารถอยู่ได้อย่างยั่งยืน ส่วนกลยุทธ์ระดับธุรกิจจะประกอบไปด้วยแผนการตลาดที่นำໄไปสู่การเพิ่มปริมาณรถยนต์ FFV และสถานีบริการนำมันที่จำหน่ายแก๊สโซเชออล์ E85 ส่วนแผนการดำเนินงานจะทำการวางแผนเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลังและมาตรการต่างๆ ที่ช่วยสนับสนุนโรงงานอาหารลอก ส่วนแผนด้านทรัพยากรบุคคลจะทำการเตรียมพร้อมด้านบุคคลากรให้สามารถสนับสนุนการใช้แก๊สโซเชออล์ E85 เป็นพลังงานทดแทนได้รวดเร็ว และแนวทางด้านการเงินที่จะสนับสนุนในการนำໄไปสู่เป้าหมาย ซึ่งจะเห็นได้ว่าการลงทุนของภาครัฐบาลและรัฐวิสาหกิจยังมีปริมาณที่น้อยกว่าเอกชน และการลงทุนในพลังงานทดแทนชนิดอื่นค่อนข้างมาก ทางด้านการดำเนินกลยุทธ์โดยภาครัฐมีการกำหนดนโยบาย เป้าหมายและแผนการปฏิบัติงานที่ชัดเจน โดยมีการระบุหน่วยงานที่มีส่วนเกี่ยวข้องกับการสนับสนุน แต่ก็ยังมีปัญหาบางอย่างที่ต้องได้รับการหารือเพื่อหาแนวทางแก้ไข ทั้งด้านราคาอ้างอิงจากสูตรราคาอาหารลอก และการให้ความช่วยเหลือในการส่งออกฯ ส่วนทางด้านการประเมินและควบคุมกลยุทธ์นี้มีหน่วยงานที่รับผิดชอบคือสำนักนโยบายและแผนพัฒนา ซึ่งมีการกำหนดเป้าหมายที่ใช้ในการวัดผลอย่างชัดเจน แต่การตัดสินใจอาจเกิดความล่าช้าเนื่องจากระบบบังคับบัญชาที่ yavaşและผู้มีอิทธิพลในอุตสาหกรรมพลังงาน ซึ่งอาจต้องใช้ระยะเวลาในการปรับเปลี่ยนและหาแนวทางในการแก้ปัญหาค่อนข้างมาก ดังนั้นการแก้ปัญหาเพื่อที่ให้กลยุทธ์สำเร็จได้จะต้องการความร่วมมือกันทั้ง ภาครัฐ ภาคเอกชน และผู้บริโภคที่ใช้รถ ที่จะช่วยกันทำให้กลยุทธ์ที่วางไว้สามารถสำเร็จดังเป้าหมายที่วางไว้ได้

5.2 ข้อเสนอแนะ

5.2.1 ข้อเสนอแนะจากการวิจัยเชิงนโยบาย

จากการศึกษากลยุทธ์ไม่เป็นไปตามเป้าหมายที่ทางรัฐบาลวางไว้ เนื่องจากประสบปัญหาดังต่อไปนี้

5.2.1.1 ด้านรถยนต์

เนื่องจากแบรนด์ของรถยนต์ที่มีความพร้อมทางด้านเทคโนโลยีไม่ค่อยได้รับความนิยมในตลาด ซึ่งถ้าจะให้มีความเป็นไปได้ในการบรรลุเป้าหมายดังที่ต้องให้แบรนด์ที่ได้รับความนิยมคือ

โดยต้องมีความพร้อมในการผลิตในประเทศยิ่งเร็วเท่าไรยิ่งดี และการกำหนดราคาขายต้องไม่แตกต่างจากราคากลยุทธ์ปกติในรุ่นเดียวกันที่ว่าจำหน่ายอยู่มากนัก และจะทำอย่างไรให้ผู้ผลิตรถยนต์สนใจลงทุนเพิ่มเติมเนื่องจากแต่ละรายในปัจจุบันต่างประสบกับภาวะขาดทุนจนต้องลดกำลังการผลิตและปรับลดพนักงาน

5.2.1.2 ด้านภาวะเศรษฐกิจ

ทำให้ราคาน้ำมันในปัจจุบันมีแนวโน้มราคาที่สูงขึ้นแต่ยังมีราคาต่ำกว่าอุตสาหกรรม ทำให้การกำหนดราคาแก๊สโซเชล E85 ให้ต่ำกว่าน้ำมันแก๊สโซเชล 95 (E10) 30% ถึงแม้ว่าจะใช้มาตรการภาษีและการเก็บเงินเข้ากองทุนน้ำมามาช่วย ก็อาจจะเกิดปัญหาว่าราคาที่ตั้งมาไม่สะท้อนต้นทุนที่แท้จริงของน้ำมันแก๊สโซเชล E85 ซึ่งอาจเกิดปัญหาในอนาคตได้ถ้าปริมาณการใช้เพิ่มมากขึ้น และราคาน้ำมันในปัจจุบันยังไม่ค่อยสูงไปให้มีการปรับเปลี่ยนทาง เลือกเท่าที่ควร

5.2.1.3 ด้านราคาวัตถุ

ถ้าปริมาณความต้องการใช้แก๊สโซเชลเพิ่มมากขึ้นเพิ่มมากขึ้น อาจส่งผลต่อราคามันสำปะหลังที่เพิ่มขึ้นจนอาจมีการแบ่งช่วงวัตถุคุณภาพระหว่างอุตสาหกรรมแป้ง ซึ่งจะทำให้ราคามันสำปะหลังเพิ่มขึ้นมาก จนทำให้การผลิตเอทานอลไม่สามารถแบ่งขันกับอุตสาหกรรมอื่นได้ ซึ่งในปัจจุบันก็มีบางช่วงที่ราคามันสำปะหลังเพิ่มสูงขึ้นมาก จนโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังต้องหยุดผลิต

5.2.1.4 ด้านผู้ผลิตน้ำมัน

ปัจจุบันการขายเอทานอลจะขายให้กับผู้ผลิตน้ำมัน ซึ่งผู้ซื้อเป็นรายใหญ่มีอำนาจในการต่อรองราคา และมีอิทธิพลต่อการกำหนดสูตรราคาอ้างอิงของเอทานอล ทำให้ผู้ผลิตเอทานอลประสบปัญหาราคาอ้างอิงเอทานอล ไม่สะท้อนต้นทุนของผู้ผลิตภายในประเทศ ทำให้บางช่วงผู้ผลิตเอทานอลต้องหยุดดำเนินการเนื่องจากขาดทุน และยังมีผู้ผลิตน้ำมันบางรายได้ขยายธุรกิจในแนวคิดไปยังต้นน้ำ โดยการสร้างโรงงานผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังเอง ซึ่งถ้าสถานการณ์ยังเป็นเช่นนี้อาจคาดหมายได้ว่า ในอนาคตผู้ผลิตเอทานอลอาจถูกนำไปใช้ต้องขายกิจการให้กับผู้ผลิตน้ำมัน

5.2.1.5 ด้านผู้บริโภค

เป็นผู้ที่มีความสำคัญที่สุดที่จะตัดสินว่าแผนต่างๆ ที่ออกมายังสำเร็จหรือไม่ ซึ่งทุกฝ่ายที่เกี่ยวข้องกับการหนนคกลยุทธ์คำนึงถึงให้มาก ว่าจะมีปัจจัยด้านใดบ้างที่จะทำให้ผู้บริโภคตัดสินใจใช้รถยนต์ FFV และใช้น้ำมันแก๊สโซเชล E85

ดังนั้นจึงเป็นสิ่งสำคัญของผู้ที่มีส่วนร่วม ในการทำให้กลยุทธ์การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลังเพื่อเป็นพลังงานทดแทน ต้องคำนึง โครงสร้างผู้ที่มีส่วนเกี่ยวข้องกับอุตสาหกรรม

เอกสารอธิบายว่ามีอิทธิพลต่อด้านต่างๆ ในอุตสาหกรรมมากน้อยเพียงใด เพื่อให้กลยุทธ์ที่กำหนดขึ้นสามารถดำเนินไปยังเป้าหมายที่วางไว้ได้

5.2.2 ข้อเสนอแนะจากนักวิจัย

5.2.2.1 การศึกษาความเป็นไปได้ในการผลิตอุตสาหกรรมมันสำปะหลัง ในแต่ละโครงการนั้น การคิดค่าเชื้อเพลิงในการผลิตควรลองใช้เชื้อเพลิงที่เป็นถ่านหินในการคำนวณ เพื่อว่า จะช่วยลดต้นทุนในการผลิตได้บ้าง

5.2.2.2 ในการศึกษาความเป็นไปได้ในการผลิตอุตสาหกรรมมันสำปะหลัง ควรมีการวิเคราะห์ในกรณีที่มีการกู้ยืมเงินในสัดส่วนต่าง ๆ มาใช้ในการลงทุนว่าจะส่งผลกระทบต่อความคุ้มค่าในการลงทุนมากน้อยเพียงใด

5.2.2.3 ในการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมควรวิเคราะห์องค์ประกอบในต่างประเทศที่มีผลต่อการผลิตอุตสาหกรรมในประเทศไทยมากขึ้น

5.2.2.4 ในการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในนี้ผู้วิจัยได้ใช้หลักการของการวิเคราะห์ห่วงโซ่คุณค่ามาใช้ในการวิเคราะห์ข้อมูลในระดับประเทศ ซึ่งแต่ต่างกับการใช้งานส่วนใหญ่จะใช้วิเคราะห์ในระดับองค์กรบริษัท จึงควรหาวิธีการวิเคราะห์แบบอื่นๆ ที่มาช่วยให้การวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในทำได้ชัดเจนขึ้น

5.2.2.5 ถ้ากลยุทธ์ที่วางไว้ไม่ประสบความสำเร็จตามเป้าหมายที่วางไว้ในแต่ช่วงเวลา ที่กำหนดไว้ ควรมีการประเมินหากข้อบกพร่องเพื่อหาวิธีการแก้ไข เพื่อย้อนกลับไปปรับปรุงกลยุทธ์ที่วางไว้ ซึ่งต้องมีขั้นตอนเพื่อทำการตัดสินใจที่รวดเร็ว เพื่อป้องกันผลกระทบที่เกิดขึ้น เพราะขั้นตอนต่างๆ ในการผลิตต้องแต่ต้นน้ำไปยังปลายน้ำของแผนที่วางไว้ต้องมีความสัมพันธ์กัน ไม่เช่นนั้นผู้มีส่วนเกี่ยวข้องจะได้รับผลกระทบ

รายการอ้างอิง

รายการอ้างอิง

กรมการค้าภายใน. (2552). หลักเกณฑ์และวิธีรับจำนำหัวมันสำปะหลังสดตามโครงการแทรก

แซงตลาดมันสำปะหลัง ปี 2551/2552 [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.dit.go.th/contentdetail.asp?typeid=88&cztid=132&ID=1753>.

กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน.(2549). พลังงานเอทานอล: การส่งเสริมการใช้แก๊สโซฮอล์ [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.dede.go.th/dede/index.php?id=368>.

กรมธุรกิจพลังงาน. (2551). ก.มูลค่าการนำเข้าน้ำมันดิบ [ออนไลน์]. ได้จาก:

http://www.doeb.go.th/information/stat/value_oil.htm.

กรมธุรกิจพลังงาน. (2551). ช.ปริมาณการจำหน่ายน้ำมันเชื้อเพลิง [ออนไลน์]. ได้จาก:

http://www.doeb.go.th/information/stat.m_sale2.htm.

กรมธุรกิจพลังงาน. (2551). ค. ปริมาณการจำหน่ายแก๊สโซฮอล์ต่อวัน [ออนไลน์]. ได้จาก:

http://doev.go.th/information/stat/Gasohol/Graph_useG.htm.

กระทรวงการคลัง. (2552). อัตราการปรับเพิ่มอัตราภาษีสรรพสามิตน้ำมัน [ออนไลน์]. ได้จาก:

<http://www.mof.go.th/News2009/010.pdf>.

กลั่นรังค์ ศรีรอด. (2544). ทำการศึกษาสถานภาพของวัตถุดินที่นำมาใช้ในอุตสาหกรรมการผลิต

แก๊สโซฮอล์ [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.riclib.nrct.go.th/nrctfund/00003.html>.

จันทรพร ผลกรกุล. (2547). สถานภาพและแนวโน้มของเทคโนโลยีการผลิตไบโอดานอล

[ออนไลน์]. ได้จาก: <http://dems.thailis.or.th/dcmsg/>.

เจริญศักดิ์ ใจฤทธิ์พิเชษฐ์ และคณะ. (2546). การศึกษาต้นแบบโรงงานเอทานอลโดยพัฒนา

เทคโนโลยีการผลิตจากมันเสื่น: รายงานการวิจัย. กรุงเทพฯ: สำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ.

ชูเชฟ พิพัฒน์ศิริ. (2540). เศรษฐศาสตร์การวิเคราะห์โครงการ. กรุงเทพฯ:

มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.

ธีรภัทร ศรีนรคุตร. (2551). **การศึกษาเปรียบเทียบทekโนโลยีการผลิตอุตสาหกรรมของ**

สหัสโซเมริกาและไทย. สมุทรปราการ: พิมพ์พินิจ การพิมพ์.

บรรจง บุหรี่ญ. (2551). **รายชื่อรอยนต์รุ่นที่สามารถใช้น้ำมันแก๊สโซเชล E85 [ออนไลน์].** ได้จาก:
www.vicharkarn.com.

บริษัท ไทยเงวน อุตสาหกรรม จำกัด (มหาชน). (2550). **แบบแสดงรายการข้อมูลการเสนอขาย**

หลักทรัพย์ [ออนไลน์]. ได้จาก: http://capital.sec.or.th/webapp/corp_fin/cgi-bin/result69c.php?comp_id=1008.

บุญเกียรติ ชีวะตระกูลกิจ. (2547). **การจัดการยุทธศาสตร์สำหรับ CEO.** พิมพ์ครั้งที่ 1. กรุงเทพฯ:
 บริษัทสุขุมและบุตรจำกัด.

บุณยพัฒนา สุกานนิช และคณะ. (2546). **การบูรณาการกระบวนการผลิตอุตสาหกรรมกับโรงงานนำเข้าและ**
โรงงานแปลงผ่านสำนักงานและประเมินเชิงเทคโนโลยีในการทำงานอุตสาหกรรมให้บริสุทธิ์.

รายงานฉบับสมบูรณ์. กรุงเทพฯ: มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีพระจอมเกล้าชั้นบุรี.

ประสิทธิ์ คงยิ่งศรี. (2545). **การวางแผนและการวิเคราะห์โครงการ.** กรุงเทพฯ :
 หจก.เม็ดตรา พรินติ้ง.

มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี. (2542). **คู่มือการเขียนวิทยานิพนธ์.** นครราชสีมา: สำนักพิมพ์
 แห่งมหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี.

รายงานนักศึกษา ปริชา. (2551). **ผลกระทบจากการใช้น้ำมันแก๊สโซเชลที่มีต่อภาคเกษตรกรรมและ**
ดุลการค้าไทย. ผลการศึกษาวิจัยนักศึกษาแห่งประเทศไทย สำนักงานภาคตะวันออกเฉียงเหนือ.

วรรณี สุทธิลักษณ์. (2550). **เอกสารการสอนวิชาการจัดการกลยุทธ์.**

สารานุกรมไทยพัฒนา. (2551). **การส่งเสริมการใช้ E85 ของประเทศไทยแบบบูรณาการ.**

ฉบับที่ 82 : หน้าที่ 35 - 39 [ออนไลน์]. ได้จาก:

<http://www.eppo.go.th/vrs/VRS.82.pdf>.

สถาบันปีโตรเลียมแห่งประเทศไทย. (2550). **โครงสร้างอุตสาหกรรมพลังงานทางเลือก: น้ำมันแก๊ส**
โซเชล [ออนไลน์]. ได้จาก:

http://www.mfa.go.th/internet/radio/book/Saranrom_35_11.doc.

สถาบันค้นคว้า และพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมเกษตร มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.

(2549). การนำของเสียจากการผลิตออกanolมาใช้ประโยชน์เพื่อเพิ่มมูลค่า [ออนไลน์].

ได้จาก: http://www.dede.go.th/fileadmin/usr/vers/gasohol_documentss/Executive_summary_value_added_to_ethanol_waste.pdf.

สมาคมเปรี๊ยมมันสำปะหลัง ไทย. (2550). [ออนไลน์]. ได้จาก:

<http://www.thaitapiocastarch.org/support.asp>.

เสมอใจ ศุขสุเมษ. (2548). แนวทางการติดตามประเมินผลแผนอนุรักษ์พลังงานระยะที่ 3

(2548-2554) [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.eppo.go.th/monitor/plan48.ppt#256>.

สำนักงานนโยบายและแผนพลังงาน. (2550). สถานการณ์พลังงานในปี 2550 และแนวโน้มปี 2551

[ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.eppo.go.th/info/report-2550/press-energy2550pdf>.

สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร. (2551). ก. มันสำปะหลัง: เนื้อที่ ผลผลิต และผลผลิตต่อไร่เป็น

รายภาค 2548 - 2551 [ออนไลน์]. ได้จาก:

<http://www.oae.go.th/statistic/yearbook49/Section1/sec1table23.pdf>.

สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร. (2551). ข.รายงานราคามีนค้า [ออนไลน์]. ได้จาก:

<http://www.oae.go.th/cgi-bin/gisMarket/showResult Compare.cgi>.

สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร. (2551). ค. มันสำปะหลัง: เนื้อที่ ผลผลิต และผลผลิตต่อไร่เป็นราย
จังหวัดปี 2548-2551 [ออนไลน์]. ได้จาก:

<http://www.oae.go.th/statistic/yearbook49/section1/sec1table24.pdf>.

อรทัย ลุลงยส. (2550). กลยุทธ์การส่งออกอุตสาหกรรมยางพาราเพื่อดึงดูดของประเทศไทย.

รายงานการศึกษาอิสระปริญญาเศรษฐศาสตร์รัมมหาบันทิต มหาวิทยาลัยขอนแก่น.

อพิญญา จินดาภรณ์. (2546). กลยุทธ์การแข่งขัน กรณีศึกษา : บริษัทบางจากนิปปอนเรียมมหาชน

(จำกัด). วิทยานิพนธ์เศรษฐศาสตร์ มหาบันทิต มหาวิทยาลัยรามคำแหง.

อภิศักดิ์ อุ่มจันสา. (2549). การศึกษาความเป็นไปได้ทางเศรษฐศาสตร์ของการผลิตออกanolจาก

มันสำปะหลังในประเทศไทย. วิทยานิพนธ์เศรษฐศาสตร์รัมมหาบันทิต มหาวิทยาลัยเชียงใหม่.

อภิชาต พงศ์สุพัฒน์. (2549). การเงินธุรกิจ. กรุงเทพฯ: บริษัท อินโฟไนน์ จำกัด.

อัจฉรา จันทร์ฉาย. (2545). **การวางแผนกลยุทธ์และจัดทำ BSC.** พิมพ์ครั้งที่ 5. กรุงเทพฯ: โรงพิมพ์แห่งจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.

อัศจรรย์ สุขสำราญ. (2549). **ดิน น้ำ และการจัดการเพื่อเพิ่มผลผลิตมันสำปะหลัง.** นนทบุรี: บริษัท โชคเจริญมาร์เก็ตติ้ง จำกัด.

อาคม หมู่เกิม. (2547). **โครงการผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง.** วิทยานิพนธ์เศรษฐศาสตร์มหาบัณฑิต มหาวิทยาลัยรามคำแหง.

Arnaldo Walter, Frank Roaillo-Calle, Paulo Dosan, Erik Piacente, and Kamyla Borges Da Cunha. (2551). **Perspectives on fuel ethanol consumption and trade** [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.elsevier.com/locate/biombioe>.

David, Fred R. (2003). **Strategic management.** n.p.

Du Dai, Zhiyuan Hu, Gengqiang Pu, He Li and Chengtao Wang. (2548). **Energy efficiency and potentials of cassava fuel ethanol in Guangxi region of China** [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.elsevier.com/locate/enconman>.

Jason R. Kwiatkowski, Andrew J. McAloon, Frank Taylor, David B. Johnston. (2548). **Modeling the process and costs of fuel ethanol production by the corn dry-grind process** [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://www.elsevier.com/locate/indcrop>.

Porter, Michel E. (2547). **Value chain analysis.** Retrieved September 27, 2548 [ออนไลน์]. ได้จาก: <http://regelearning.payap.ac.th/docu/mk380/f2.htm>.

Tom Wheelen and David Hunger. (1988). **Strategic Management and Business Policy.**

ภาคผนวก

ภาคผนวก ก
แบบสัมภาษณ์เพื่อการวิจัย

แบบสัมภาษณ์เพื่อการวิจัย
โครงการวิจัยกลยุทธ์การผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน
ของประเทศไทย
(สำหรับผู้บริหารบริษัทผลิตอาหารออล)

แบบสัมภาษณ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของงานวิจัยของการศึกษาในหลักสูตรปริญญาโทบัณฑิตสาขาวิชาเทคโนโลยีการจัดการ สำนักวิชาเทคโนโลยีสังคม มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี โดยมีวัตถุประสงค์เพื่อการศึกษากลยุทธ์การผลิตอาหารออลเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทนของประเทศไทย ผู้ทำการศึกษาจึงขอความกรุณาข้อความร่วมมือจากท่านในการตอบคำถามตามความเป็นจริง เพื่อใช้เป็นข้อมูลในทางวิชาการต่อไป

ข้อมูลที่ท่านได้ตอบคำถามในแบบสัมภาษณ์ครั้งนี้ ผู้ศึกษาจะนำไปใช้ในทางวิชาการ ซึ่งจะไม่มีผลกระทบใด ๆ ต่อท่าน และขอแสดงความขอบคุณทุกท่านที่สละเวลาในการตอบคำถามจากแบบสัมภาษณ์ในครั้งนี้

แบบสัมภาษณ์แบ่งออกเป็น 2 ส่วน คือ

ส่วนที่ 1 ข้อมูลทั่วไปของโรงงานผลิตอาหารออล

ส่วนที่ 2 ข้อมูลเกี่ยวกับการวิเคราะห์กลยุทธ์ของทางบริษัท

ส่วนที่ 3 ข้อมูลเกี่ยวกับการกำหนดกลยุทธ์

ส่วนที่ 4 ข้อมูลเกี่ยวกับการนำแผนกลยุทธ์ไปปฏิบัติ การควบคุมและประเมินผล

ส่วนที่ 5 ข้อมูลเกี่ยวกับโรงงานผลิตอาหารออล

ส่วนที่ 6 ข้อเสนอแนะ

ส่วนที่ 1 ข้อมูลทั่วไปของบริษัทผลิตอาหารออล

1. ชื่อสถานประกอบการ บริษัท ไทยจิ่วนอthon ออล จำกัด (มหาชน)
2. จำนวนเงินทุนจดทะเบียน 600 ล้านบาท
3. สัดส่วนของเงินทุนและหนี้สิน

สัดส่วนเงินทุนที่ใช้ในการลงทุนส่วนใหญ่มาจากการคลุ่มของนาย ภาณุ จารุพิรพัห์ เป็นจำนวนถึง 436.74 ล้านบาท ซึ่งเป็นหุ้นสามัญที่ชำระแล้ว 502 ล้านบาท และเสนอขายให้กับผู้สนใจในตลาดหลักทรัพย์อีก 98 ล้านหุ้น มูลค่าหุ้นที่ตราไว้หุ้นละ 1 บาท และในวันที่ 31 ธันวาคม พ.ศ. 2549 ได้มีหนี้สินโดยขาดจำนำองที่ดิน สิ่งปลูกสร้าง และเครื่องจักรไว้กับธนาคารพาณิชย์แห่งหนึ่งภายในประเทศไทย เป็นเงิน 155 ล้านบาท

4. การเลือกสถานที่ตั้งโรงงาน

ก่อนที่จะทำการเลือกที่ตั้งโรงงานทางบริษัทได้ไปคุยกับต่าง ๆ หลายแห่ง ก่อนที่จะทำการตัดสินใจเลือกที่ตั้งโรงงานในเขตที่กำลังอยู่ในศึกษา จังหวัดของแต่ละ เพราะว่าสถานที่มีความเหมาะสมเนื่องจากในรัศมี 50 กิโลเมตร จากที่ตั้งไม่มีโรงงานเป็นมันสำปะหลัง และบริเวณพื้นที่ใกล้เคียงที่ตั้งโรงงานการเก็บเกี่ยวมันสำปะหลังจะทำในฤดูฝนและผลผลิตจะทยอยออกตลอดระยะเวลา 8 เดือน

5. ระยะเวลาประกอบการ

บริษัทประกอบการโดยเริ่มทดลองผลิตเมื่อปลายปี พ.ศ. 2548 และทำการผลิตจริงและเริ่มขายในปี พ.ศ. 2549 และในช่วงปี พ.ศ. 2550 บริษัทมีผลประกอบการขาดทุน จึงทำให้ต้องปิดโรงงาน ในช่วงต้นปี พ.ศ. 2551 เป็นระยะเวลา 6 เดือน เนื่องจากช่วงนั้นวัตถุคงเหลือห้ามสลดมีราคาแพง

6. ประวัติในการขัดตั้งบริษัท

ประมาณ 4-5 ปี ก่อนหน้านี้ ทางครอบครัวได้คุยกับผู้ผลิตอุตสาหกรรมในประเทศไทยที่นำเข้าวัตถุคงเหลือจากประเทศไทย จึงมีความสนใจ และได้ศึกษาข้อมูลโดยได้ไปดูงานการผลิตอุตสาหกรรมในสวนอุตสาหกรรมและประกอบกับทางรัฐบาลมีนโยบายสนับสนุนให้มีการผลิตอุตสาหกรรมเพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน จึงมีแนวความคิดในการที่จะสร้างโรงงานผลิตอุตสาหกรรมขึ้น โดยทางบริษัทไทยจึงนำอุตสาหกรรมมาจัดตั้ง (มหาชน) ตั้งขึ้นเมื่อวันที่ 27 มิถุนายน พ.ศ. 2545

7. ทางบริษัทมีการกำหนดวิสัยทัศน์ ภารกิจ เป้าหมาย และวัตถุประสงค์ของทางบริษัทมีใจความว่าอย่างไรบ้าง และมีความเหมาะสมหรือไม่กับสภาพการบริหารจัดการในปัจจุบัน

วิสัยทัศน์ คือ บริษัทมุ่งมั่นที่จะเป็นผู้นำในการผลิตอุตสาหกรรมจากมันสำปะหลังของประเทศไทยเพื่อเป็นพลังงานทดแทน เพื่อลดการเข้าพัฒนาจากต่างประเทศ รวมถึงการพัฒนาคุณภาพชีวิตของเกษตรกรผู้ปลูกมันสำปะหลังให้ดีขึ้น

ภารกิจ คือ ผลิตอุตสาหกรรมที่มีคุณภาพเป็นที่ยอมรับของผู้ผลิตนำมันระดับโลก และส่งมอบระยะเวลา

เป้าหมาย คือ

- บริหารจัดการ โรงงานผลิตอุตสาหกรรมให้มีประสิทธิภาพสูงสุดและควบคุมต้นทุนในการดำเนินการให้อยู่ในระดับที่เหมาะสม ลดความสูญเสียที่เกิดขึ้นในกระบวนการผลิต ดูแลรักษาอุปกรณ์ และเครื่องจักรให้อยู่ในสภาพพร้อมใช้งาน และใช้อุปกรณ์ และเครื่องจักรอย่างมีประสิทธิภาพสูงสุด เพื่อตอบสนองความต้องการภายในประเทศที่เพิ่มสูงขึ้น

- การรักษาสิ่งแวดล้อมที่เกิดจากกระบวนการผลิตให้เป็นไปตามกฎหมายที่ของกรมโรงงานอุตสาหกรรม

- การพัฒนาบุคลากรให้เป็นผู้มีความรู้ความชำนาญในกระบวนการผลิตอ Ethanol โดยทางบริษัทจัดให้มีการอบรมพนักงานอย่างต่อเนื่อง

8. โครงสร้างการทำงานของบริษัท

ทางบริษัทมีโครงสร้างการทำงานที่มีการแบ่งแยกหน้าที่ในการบริหารจัดการอย่างชัดเจน

9. การประกอบการในปัจจุบัน ท่านคิดว่าอะไรเป็นปัญหาที่สำคัญต่อการดำเนินงานและความอยู่รอดของทางบริษัท

นโยบายของรัฐบาลด้านพลังงาน การกำหนดราคาขายอ Ethanol และราคาวัตถุดิบที่มีราคาแพงกีอีกปัญหาที่สำคัญ

10. บริษัทมีแนวทางในการบริหารจัดการภายในบริษัทในแต่ละด้านอย่างไร

- ด้านการเงิน

เงินทุนส่วนใหญ่ที่ใช้ในการประกอบการเป็นเงินทุนของผู้ถือหุ้นเป็นส่วนใหญ่ โดยเงินทุนในการก่อสร้างโรงงานเป็นของผู้ถือหุ้นทั้งหมด และเพิ่งจะมีการกู้เงินโดยจดจำนำองที่คืนและสิ่งปลูกสร้าง และเครื่องจักรกับสถาบันการเงินในประเทศแห่งหนึ่งในวงเงินกู้ประมาณ 155 ล้านบาท ในวันที่ 31 ธันวาคม พ.ศ. 2549

- ด้านดำเนินงาน

ทางโรงงานจะมีการผลิต 5 เดือน หยุดซ่อมบำรุง 1 เดือน โดยมีกำลังการผลิตอ Ethanol ติดตั้งเท่ากับ 130,000 ลิตรต่อวัน

- ด้านการตลาด

โดยจำหน่ายอ Ethanol เพื่อใช้เป็นส่วนผสมในน้ำมันแก๊สโซเชลให้กับผู้จำหน่ายน้ำมันระดับชาติ โดยลูกค้าจะเป็นผู้ส่งบรรทุกมารับอ Ethanol จากทางบริษัท

- ด้านบุคลากร

ทางบริษัทมีนโยบายพัฒนาบุคลากรจัดให้มีการอบรมพนักงานอย่างต่อเนื่อง

ส่วนที่ 2 ข้อมูลเกี่ยวกับการวิเคราะห์กลยุทธ์ของทางบริษัท

11. ท่านคิดว่าจากการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายในองค์กรของท่านอะไรคือจุดแข็ง และอะไรคือจุดอ่อนที่สุด ของบริษัทท่าน

ด้านการเงินคือจุดแข็งที่สุด ส่วนจุดอ่อนที่สุดคือด้านบุคลากร เพราะยังต้องใช้ผู้เชี่ยวชาญในการผลิตจากประเทศจีน

12. ท่านคิดว่าจากการวิเคราะห์สภาพแวดล้อมภายนอกองค์กรของท่านจะมีโอกาส และจะมีรủ้กีอุปสรรคที่สุด ของบริษัทท่าน

โอกาสของธุรกิจคือด้านสังคมและวัฒนธรรมที่คนไทยหันมาใช้พลังงานทดแทนเพิ่มมากขึ้น อุปสรรคคือนโยบายของรัฐบาลในการสนับสนุนที่ต่อเนื่องและการกำหนดราคา

ส่วนที่ 3 ข้อมูลเกี่ยวกับการกำหนดกลยุทธ์

13. ปัจจุบันทางบริษัทของท่านมีการใช้กลยุทธ์อะไรในการดำเนินธุรกิจ ทั้งในส่วนของระดับองค์กร ระดับหน่วยธุรกิจ และระดับปฏิบัติการ

กลยุทธ์ระดับองค์กรใช้กลยุทธ์เติบโตในธุรกิจเดิม โดยมีการลงทุนการผลิตอุปกรณ์เพิ่ม โดยมีการตั้งบริษัทย่อยเพื่อผลิตอุปกรณ์ที่จังหวัดสาระแก้ว

กลยุทธ์ระดับหน่วยธุรกิจ ใช้กลยุทธ์เป็นผู้นำด้านด้านทุน โดยการควบคุมด้านทุนในการผลิตให้อยู่ในระดับที่เหมาะสม และนำผลผลิตไปใช้ประโยชน์เพื่อช่วยลดต้นทุน โดยการนำน้ำเสียไปหมักก้าชไปผลิตไอน้ำเพื่อช่วยลดการใช้ถ่านหิน เป็นต้น

กลยุทธ์ระดับปฏิบัติการ โดยแบ่งออกเป็น 4 ฝ่าย

- กลยุทธ์ด้านการเงิน โดยทำการจดทะเบียนในตลาดหลักทรัพย์เพื่อเพิ่มทุนเพื่อขยายกิจการ

- กลยุทธ์ด้านบุคคล โดยมีการพัฒนาความรู้ให้กับพนักงานโดยการจัดอบรม

- กลยุทธ์ด้านการตลาด โดยมีการจำหน่ายอุปกรณ์ให้กับผู้จำหน่ายนำมั่นระดับชาติ โดยเน้นผลิตอุปกรณ์ที่มีคุณภาพสูงและทนทาน

- กลยุทธ์ด้านการผลิต โดยมีการควบคุมด้านทุนการผลิตและการนำผลผลิตไปใช้ประโยชน์เพิ่มมากขึ้น

14. ความมีส่วนร่วมของพนักงานในการกำหนดกลยุทธ์ของบริษัท ทั้งในส่วนของระดับองค์กร ระดับหน่วยธุรกิจ และระดับปฏิบัติการ มีมากน้อยเพียงใด และท่านมีความคิดเห็นอย่างไร

กลยุทธ์ส่วนใหญ่พนักงานระดับหัวหน้างานในแต่ละฝ่ายมีส่วนร่วมบ้างในการเสนอความคิดเห็น แต่ส่วนใหญ่ฝ่ายกรรมการบริหารจะเป็นผู้กำหนด

ส่วนที่ 4 ข้อมูลเกี่ยวกับการนำแผนกลยุทธ์ไปปฏิบัติ การควบคุมและประเมินผล

15. บริษัทมีนโยบายอย่างไร เกี่ยวกับการนำกลยุทธ์ที่กำหนดขึ้นไปใช้ในการดำเนินงานของบริษัท
บริษัทมีนโยบายนำกลยุทธ์ที่กำหนดขึ้นไปปฏิบัติ เพื่อให้เกิดเป็นรูปธรรมตามแนวทางที่ทางบริษัทได้วางไว้

16. บริษัทของท่านมีวิธีการในการควบคุม และประเมินผลกลยุทธ์ อย่างไร

บริษัทมีการตรวจสอบการดำเนินงาน โดยมีการควบคุมภายใน และมีการประเมินผลการประกอบการ เพื่อวัดความสามารถในการดำเนินงาน เพื่อที่บริษัทจะได้มีการปรับเปลี่ยนการดำเนินงานให้เหมาะสม

ส่วนที่ 5 ข้อมูลเกี่ยวกับโรงงานผลิตยาolanol

17. บริษัทมีวิธีการในการจัดหารัตถุดิบที่นำมาใช้ในการผลิตและการจัดสรรวัตถุดิบให้เพียงพอ สำหรับการผลิตตลอดทั้งปีอย่างไร

ปัจจุบันทางบริษัทใช้หัวมันสดเป็นวัตถุดิบในการผลิตเนื่องจากการใช้มันเส้นเป็นวัตถุดิบ เกิดการสูญเสียและปนเปื้อนค่อนข้างมากในระหว่างการแปรรูปเป็นมันเส้น บริษัททำการรับซื้อหัวมันสำปะหลังสดหน้าโรงงาน แต่ถ้าปริมาณไม่เพียงพอ ก็จะทำการสั่งซื้อจากล้านมันซึ่งมีราคาแพงกว่าซื้อหน้าโรงงานประมาณ 20 สตางค์

18. บริษัทมีวิธีการบริหารจัดการเพื่อเพิ่มประสิทธิภาพในการผลิตยาolanol ผลผลิตอยู่ได้ และของเสียอย่างไร

บริษัทมีการนำผลผลิตอยู่ได้มาใช้ประโยชน์ เช่น มีการนำกากมันที่เหลือมาทำเป็นปุ๋ย จำหน่าย นำน้ำเสียมาทำไบโอดีเซล ไปใช้ในการผลิตไอน้ำเพื่อลดการใช้ถ่านหิน เป็นต้น

19. บริษัทมีวิธีการในการเก็บรักษาอุปกรณ์อย่างไรและความจุของสถานที่จัดเก็บมีปริมาณเท่าใด

บริษัททำการเก็บอุปกรณ์ที่ผลิตได้ไว้ในถังเก็บ โดยความจุในการจัดเก็บของทางบริษัทอยู่ที่ประมาณ 4,000,000 ลิตร

20. วิธีการในการบริหารจัดการต้นทุนในการผลิต

-บริษัทมีวิธีการจัดการกับต้นทุนค่าน้ำวัตถุดิบอย่างไร

บริษัทมีการจัดการกับต้นทุนค่าน้ำวัตถุดิบ โดยทำการจัดหารัตถุดิบให้เพียงพอ กับการผลิตแต่ละวัน เพราะหัวมันสดถ้าเก็บไว้นานจะเน่าเสียและถ้าทำเป็นมันเส้นก็จะเกิดการสูญเสีย

-บริษัทมีวิธีการจัดการกับต้นทุนค่าน้ำการผลิตอย่างไร

มีการควบคุมและลดต้นทุนในการผลิตให้เหมาะสม โดยนำอาแพพลอยได้จากการผลิตมาใช้ประโยชน์

-การผลิตในแต่ละปีคิดเป็นกี่เปอร์เซ็นต์ของกำลังผลิตของเครื่องจักรที่ติดตั้ง

ในปี พ.ศ. 2548 ทำการทดลองการผลิต ปี พ.ศ. 2549 ทำการผลิตประมาณ 30 % ของ การผลิตติดตั้ง ปี พ.ศ. 2550 ทำการผลิตประมาณ 70% ของกำลังการผลิตติดตั้ง ปี พ.ศ. 2551 ปิด โรงงานตั้งแต่เดือนมกราคมถึงเดือนพฤษภาคม เป็นเวลา 5 เดือน เพื่อมาเริ่มผลิตใหม่เมื่อเดือนมิถุนายน

โดยใช้กำลังการผลิตอยู่ที่ 70 % ของกำลังการผลิตติดตั้ง เนื่องจากราคาก็มันสำปะหลังลดต่ำลงจาก 2.7 บาทต่อกิโลกรัมมาอยู่ที่ 1.9 บาทต่อกิโลกรัม

-บริษัทมีวิธีการจัดการกับด้านทุนด้านเก็บรักษาสินค้าอย่างไร

บริษัทมีการจัดเก็บเงินอุดหนุนอุดทุนที่ผลิตได้ไว้ในถังเก็บเพื่อรอการจำหน่าย โดยมีปริมาณถังที่สามารถเก็บเงินอุดหนุนได้ประมาณ 4,000,000 ลิตรทำให้ด้านทุนด้านสินค้าสำเร็จรูปมีไม่มาก

-บริษัทมีวิธีการจัดการกับด้านทุนในการจัดจำหน่ายอย่างไร

ทางด้านผู้ซื้อจะส่ง過來เงินอุดหนุนจากทางบริษัทด้วยรถของผู้ซื้อเอง

21. ค่าใช้จ่ายในการบริหารจัดการ

-บริษัทมีค่าใช้จ่ายทางการตลาดและการบริหารจัดการประมาณเท่าไร

ในปี พ.ศ. 2548 บริษัทมีค่าใช้จ่ายทางการขายและการบริหารจัดการ 18,590,150 บาท ในปี พ.ศ. 2549 บริษัทมีค่าใช้จ่ายทางการขายและการบริหารจัดการ 20,132,860 บาท

-แต่ละปีทางบริษัทมีค่าใช้จ่ายในการลงทุนประมาณเท่าไร

ในปี พ.ศ. 2549 บริษัทมีค่าใช้จ่ายในการลงทุนในบริษัทอยู่ประมาณ 75,562,500 บาท

22. ท่านคิดว่าคุณเบ่งที่สำคัญของธุรกิจของท่านคือบริษัทอะไร เพราะเหตุใด

เนื่องจากปริมาณที่ผลิตกับปริมาณการใช้ไม่สัมพันธ์กันทำให้บริษัทเน้นอุดหนุนที่ผลิตมาล้วนตลาด และทางบริษัทเป็นเพียงบริษัทเดียวที่ผลิตเงินอุดหนุนจากมันสำปะหลังเพียงบริษัทเดียวในจำนวนผู้ผลิตเงินอุดหนุนในประเทศไทย จึงทำให้บริษัทเดียวเปรียบบริษัทผู้ผลิตเงินอุดหนุนจากกากน้ำตาลเนื่องจากมีด้านทุนด้านวัสดุดินที่ถูกกว่า

ส่วนที่ 6 ข้อเสนอแนะ

รัฐบาลควรมีการกำหนดนโยบายด้านพลังงานทดแทนที่แน่นอน เพื่อให้ภาคเอกชนมีความมั่นใจในการลงทุน เพื่อให้การใช้พลังงานทดแทนเป็นรูปธรรมเร็วที่สุด เพื่อจะทำให้ผู้ประกอบการสามารถอยู่รอดได้

-----แบบสัมภาษณ์-----

ผู้จัดทำแบบสัมภาษณ์ของขอบพระคุณเป็นอย่างสูงที่ท่านให้ความกรุณาสละเวลาและให้ความร่วมมือในการให้สัมภาษณ์ครั้งนี้

ภาคผนวก ข
รายละเอียดการวิเคราะห์ข้อมูลความเป็นไปได้

ตารางที่ 1x แสดงประมาณการงบดุล (Balance Sheet) กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตร/วัน

หน่วย : พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
สินทรัพย์										
สินทรัพย์หมุนเวียน										
เงินสดและเงินฝากธนาคาร	17,826.13	13,535.52	37,738.56	61,941.60	86,144.64	133,725.00	181,305.36	228,885.72	276,466.08	324,046.44
สินค้าคงเหลือ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
สินทรัพย์หมุนเวียนทั้งหมด										
รวมสินทรัพย์หมุนเวียน (1)	17,826.13	13,535.52	37,738.56	61,941.60	86,144.64	133,725.00	181,305.36	228,885.72	276,466.08	324,046.44
ที่ดิน อสังหาริมทรัพย์										
ที่ดิน	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00
เครื่องจักร และอุปกรณ์	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในโรงงาน	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22
ระบบสารสนเทศ	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35
ข้าวสาร	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88
หัก ค่าเสื่อมราษฎร์	-11,032.36	-22,064.72	-33,097.08	-44,129.44	-55,161.80	-66,194.16	-77,226.52	-88,258.88	-99,291.24	
รวมสินทรัพย์ทั้งสิ้น (2)	220,245	209,213	198,181	187,148	176,116	165,084	154,051	143,019	131,987	120,954
รวมสินทรัพย์ทั้งสิ้น (1+2)	238,071.58	222,748.61	235,919.29	249,089.97	262,260.65	298,808.65	335,356.65	371,904.65	408,452.65	445,000.65
หนี้สินและส่วนของเจ้าของ										
หนี้สิน										
เจ้าหนี้การค้า	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ค่าใช้จ่ายค้างจ่าย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินทุน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมหนี้สิน (3)										
ส่วนของเจ้าของ										
ทุน	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00
น้ำยาไวรัสส์	-1,928.42	-17,241.39	-4,060.71	9,119.97	22,300.65	58,858.65	95,416.65	131,974.65	168,532.65	205,090.65
รวมส่วนของเจ้าของ (4)	238,071.58	222,758.61	235,939.29	249,119.97	262,300.65	298,858.65	335,416.65	371,974.65	408,532.65	445,090.65
รวมหนี้สินและส่วนของเจ้าของ (3+4)	238,071.58	222,758.61	235,939.29	249,119.97	262,300.65	298,858.65	335,416.65	371,974.65	408,532.65	445,090.65

ตารางที่ 1x แสดงประมาณการงบดุล (Balance Sheet) กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตร/วัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

รายการ	2660	2661	2662	2663	2664	2665	2666	2667	2668	2669
สินทรัพย์										
สินทรัพย์หมุนเวียน										
เงินสดและเงินฝากธนาคาร	360,659.40	397,272.36	433,885.32	472,498.28	507,411.24	544,024.20	580,637.16	617,250.12	653,863.08	690,476.04
สินค้าคงเหลือ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
สินทรัพย์หมุนเวียนทั้งหมด										
รวมสินทรัพย์หมุนเวียน (1)	360,659.40	397,272.36	433,885.32	472,498.28	507,411.24	544,024.20	580,637.16	617,250.12	653,863.08	690,476.04
ที่ดิน อสังหาริมทรัพย์										
ที่ดิน	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626	10,626
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00	25,591.00
เครื่องจักร และอุปกรณ์	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00	177,903.00
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงาน	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22	496.22
ระบบสารสนเทศ	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35	3,764.35
ข้าวสารอาหาร	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88	1,864.88
หัก ค่าเสื่อมราคาน้ำมัน	-110,323.60	-121,355.96	-132,388.32	-143,420.68	-154,453.04	-165,485.40	-176,517.76	-187,550.12	-198,582.48	-209,614.84
รวมสินทรัพย์ทั้งสิ้น (2)	109,922	98,889	87,857	76,825	65,792	54,760	43,728	32,695	21,663	10,631
รวมสินทรัพย์ทั้งสิ้น (1+2)	470,581.25	496,161.85	521,742.45	549,323.05	573,203.65	598,784.25	624,364.85	649,945.45	675,526.05	701,106.65
หนี้สินและส่วนของเจ้าของ										
หนี้สิน										
เจ้าหนี้การซื้อ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ค่าใช้จ่ายค้างจ่าย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินทุน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมหนี้สิน (3)	-									
ส่วนของเจ้าของ										
ทุน	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00	240,000.00
น้ำหน้าทุน	230,681.25	256,271.85	281,862.45	307,453.05	333,043.65	358,634.25	384,224.85	409,815.45	435,406.05	460,996.65
รวมส่วนของเจ้าของ (4)	470,681.25	496,271.85	521,862.45	547,453.05	573,043.65	598,634.25	624,224.85	649,815.45	675,406.05	700,996.65
รวมหนี้สินและส่วนของเจ้าของ (3+4)	470,681.25	496,271.85	521,862.45	547,453.05	573,043.65	598,634.25	624,224.85	649,815.45	675,406.05	700,996.65

ตารางที่ 2x แสดงประมาณการงบกำไรขาดทุน (The Income Statement) กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
รายได้	-	-	106,920.00	106,920.00	106,920.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00
หักต้นทุนขาย	-	-	72,168.84	72,168.84	72,168.84	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40
กำไรขั้นต้น	-	-	34,751.16	34,751.16	34,751.16	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60
หัก ค่าใช้จ่ายดำเนินงาน	1,928.42	4,290.61	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94
หัก ค่าเสื่อมราคา	-	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36
กำไรจากการดำเนินงาน	-1,928.42	-15,312.97	12,865.86	12,865.86	12,865.86	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30
เบ夙 รายได้อื่น	-	-	314.82	314.82	314.82	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70
รวมกำไรอ่อนหักดอกเบี้ย	-1,928.42	-15,312.97	13,180.68	13,180.68	13,180.68	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00
หัก ดอกเบี้ยฯ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรอ่อนหักภาษีเงินได้	-1,928.42	-15,312.97	13,180.68	13,180.68	13,180.68	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00
หัก ก้ามเงินได้คืนบุคคล	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรสุทธิ	-1,928.42	-15,312.97	13,180.68	13,180.68	13,180.68	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00
กำไรสะสม	-1,928.42	-17,241.39	-4,060.71	9,119.97	22,300.65	58,858.65	95,416.65	131,974.65	168,532.65	205,090.65

ตารางที่ 2x แสดงประมาณการงบกำไรขาดทุน (The Income Statement) กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

รายการ	2560	2561	2562	2563	2564	2565	2566	2567	2568	2569
รายได้	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00
หักต้นทุนขาย	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40
กำไรขั้นต้น	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60	57,918.60
หัก ค่าใช้จ่ายดำเนินงาน	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94
หัก ค่าเสื่อมราคา	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36	11,022.36
กำไรจากการดำเนินงาน	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30	36,033.30
เบ夙 รายได้อื่น	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70
รวมกำไรอ่อนหักดอกเบี้ย	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00
หัก ดอกเบี้ยฯ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรอ่อนหักภาษีเงินได้	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00	36,558.00
หัก ก้ามเงินได้คืนบุคคล	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40
กำไรสุทธิ	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60	25,590.60
กำไรสะสม	230,681.25	256,271.85	281,862.45	307,453.05	333,043.65	358,634.25	384,224.85	409,815.45	435,406.05	460,996.65

ที่มา : ประมาณการโดยการคำนวณจากหนังสือชี้ชวนการลงทุนของบริษัทเอกชนแห่งหนึ่งในปี พ.ศ. 2549

หมายเหตุ : ทำการผลิต ในปี 2552-2554 ประมาณ 60% ในปี 2555-2569 ประมาณ 100% ใช้ข้อมูลราคากลางปี พ.ศ. 2550

1. ปี พ.ศ.2552 เริ่มผลิต และจำหน่าย อ้างอิงราคาปี พ.ศ. 2550 โดยราคา มันสำปะหลัง 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคอาอทานอลอยู่ที่ ลิตรละ 18 บาทเท่ากันทั้ง 5 ปี
2. มันสำปะหลัง 1 ตัน ผลิตอาอทานอล ได้ 165 ลิตร (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, ออนไลน์, 2550)
3. การผลิต 12 เดือน หยุดซ้อมบำรุง 1 เดือน ดังนั้น 1 ปีทำงาน 330 วัน ดังนั้นผลิตปีละ 9.9 ล้านลิตร
4. ได้รับการส่งเสริมการลงทุนไม่ต้องเสียภาษี 8 ปี ปีที่ 9 เป็นต้นไปเสียภาษีในอัตรา 30% ของรายได้

ตารางที่ 3x ค่าเสื่อมราคา

รายการ	มูลค่า	ค่าเสื่อม/ปี
อาคารและสิ่งปลูกสร้างอื่นๆ ไม้อาบุก ใช้งานประมาณ 20 ปี	25,591.00	1,279.55
เครื่องจักร และอุปกรณ์อื่นๆ ไม้อาบุก ใช้งานประมาณ 20 ปี	177,903.00	8,895.15
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้สำนักงานอื่นๆ ไม้อาบุก ใช้งานประมาณ 5 ปี	496.22	99.24
ระบบสารสนเทศ ไม้อบก อื่นๆ ไม้อาบุก ใช้งานประมาณ 10 ปี	3,764.35	375.44
ขันพากหินอ่อน ไม้อาบุก ใช้งานประมาณ 5 ปี	1,864.88	372.98
รวมค่าเสื่อมราคา		11,022.36

ตารางที่ 4x แสดงประมาณการงบกระแสเงินสด (Statement of Cash Flow) กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย: พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
กระแสเงินสดรับ										
ทุนของเจ้าของ	240,000.00	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินกู้	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ขายสินค้า	-	-	106,920.00	106,920.00	106,920.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00
รายได้ผลผลิตได้รับ	-	-	314.82	314.82	314.82	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70
รวมกระแสเงินสดรับ (1)	240,000.00	0	107,234.82	107,234.82	107,234.82	178,724.70	178,724.70	178,724.70	178,724.70	178,724.70
กระแสเงินสดจ่าย										
ด้านทุนสินค้า	-	-	72,168.84	72,168.84	72,168.84	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40
ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน	1,928.42	4,290.61	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94
ภาษีเงินได้และบุคคล	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ที่ดินอาคารและอุปกรณ์	220,245.45	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระหนี้เงินเดือน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระคืนดอกเบี้ย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมกระแสเงินสดจ่าย (2)	222,173.87	4,290.61	83,031.78	83,031.78	83,031.78	131,144.34	131,144.34	131,144.34	131,144.34	131,144.34
เงินสดสุทธิ (1-2)	17,826.13	-4,290.61	24,203.04	24,203.04	24,203.04	47,580.36	47,580.36	47,580.36	47,580.36	47,580.36
เงินสดต้นงวด	-	17,826.13	13,535.52	37,738.56	61,941.60	86,144.64	133,725.00	181,305.36	228,885.72	276,466.08
เงินสดปลายงวด	17,826.13	13,535.52	37,738.56	61,941.60	86,144.64	133,725.00	181,305.36	228,885.72	276,466.08	324,046.44

ตารางที่ 4x แสดงประมาณการงบกระแสเงินสด (Statement of Cash Flow) กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย: พันบาท

รายการ	2660	2661	2662	2663	2664	2665	2666	2667	2668	2669
กระแสเงินสดรับ										
ทุนของเจ้าของ เงินทุน										
ขาดทุนที่ได้รับ	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00	178,200.00
รายได้ผลผลิตได้รับ	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70	524.70
รวมกระแสเงินสดรับ (1)	178,724.70									
กระแสเงินสดจ่าย										
ด้านทุนเดินธุรกิจ	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40	120,281.40
ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94	10,862.94
ภาษีเงินได้และน้ำมันคงคลัง	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40	10,967.40
ที่ดินอาคารและอุปกรณ์	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระหนี้เงินเดือน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระคืนดอกเบี้ย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมกระแสเงินสดจ่าย (2)	142,111.74									
เงินสดสุทธิ (1-2)	36,612.96									
เงินสดต้นงวด	324,046.44	360,659.40	397,272.36	433,885.32	470,798.28	507,411.24	544,024.20	580,637.16	617,250.12	653,863.08
เงินสดปลายงวด	360,659.40	397,272.36	433,885.32	470,498.28	507,411.24	544,024.20	580,637.16	617,250.12	653,863.08	690,476.04

ตารางที่ 5x แสดงประมาณการงบดุล (Balance Sheet) กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตร/วัน

หน่วย: พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
สินทรัพย์										
สินทรัพย์หมุนเวียน										
เงินสดและเงินฝากธนาคาร	29,719.76	22,569.99	65,283.49	107,966.99	150,710.49	232,386.19	314,061.89	395,737.59	477,413.29	559,088.99
สินค้าคงเหลือ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
สินทรัพย์หมุนเวียนอื่น	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมสินทรัพย์หมุนเวียน (1)	29,719.76	22,569.99	65,283.49	107,966.99	150,710.49	232,386.19	314,061.89	395,737.59	477,413.29	559,088.99
ที่ดิน อาคารและอุปกรณ์										
ที่ดิน	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45
เครื่องจักร และอุปกรณ์	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงาน	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89
ระบบสารสนเทศ	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83
ข้าวพากะ	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59
หัก ค่าเสื่อมราคาระยะ	-18,371.75	-36,743.50	-55,115.25	-73,487.00	-91,858.75	-110,230.50	-128,602.25	-146,974.00	-165,345.75	
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (2)	367,067	348,695	330,323	311,952	293,580	275,208	256,836	238,465	220,093	201,721
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (1+2)	396,786.52	371,265.00	395,606.75	419,918.50	444,290.25	507,594.20	570,898.15	634,202.10	697,506.05	760,810.00
หนี้สินและส่วนของเจ้าของ										
หนี้สิน										
เจ้าหนี้การค้า	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ค่าใช้จ่ายค้างจ่าย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินดู่	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมหนี้สิน (3)	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ส่วนของเจ้าของ										
ทุน	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00
บวกกำไรสะสม	-3,213.48	-28,735.00	-4,393.25	19,984.50	44,290.25	107,594.20	170,898.15	234,202.10	297,506.05	360,810.00
รวมส่วนของเจ้าของ (4)	396,786.52	371,265.00	395,606.75	419,984.50	444,290.25	507,594.20	570,898.15	634,202.10	697,506.05	760,810.00
รวมหนี้สินและส่วนของเจ้าของ (3+4)	396,786.52	371,265.00	395,606.75	419,984.50	444,290.25	507,594.20	570,898.15	634,202.10	697,506.05	760,810.00

ตารางที่ 5x แสดงประมาณการงบดุล (Balance Sheet) กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตร/วัน (ต่อ)

หน่วย: พันบาท

รายการ	2660	2661	2662	2663	2664	2665	2666	2667	2668	2669
สินทรัพย์										
สินทรัพย์หมุนเวียน										
เงินสดและเงินฝากธนาคาร	621,773.51	684,458.03	747,142.55	809,727.07	872,511.59	935,196.11	997,880.63	1,060,565.15	1,123,249.67	1,185,934.19
สินค้าคงเหลือ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
สินทรัพย์หมุนเวียนอื่น	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมสินทรัพย์หมุนเวียน (1)	621,773.51	684,458.03	747,142.55	809,727.07	872,511.59	935,196.11	997,880.63	1,060,565.15	1,123,249.67	1,185,934.19
ที่ดิน อสังหาริมทรัพย์										
ที่ดิน	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710	17,710
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45	42,644.45
เครื่องจักร และอุปกรณ์	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00	296,505.00
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงาน	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89	826.89
ระบบสารสนเทศ	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83	6,272.83
ข้าวพากะ	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59	3,107.59
หัก ค่าเสื่อมราคาระยะ	-183,717.50	-202,089.25	-220,461.00	-238,832.75	-257,204.50	-275,576.25	-293,948.00	-312,319.75	-330,691.50	-349,063.25
รวมสินทรัพย์ถาวร (2)	183,349	164,978	146,606	128,234	109,862	91,491	73,119	54,747	36,375	18,004
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (1+2)	805,122.77	849,435.54	893,748.31	937,961.08	982,373.85	1,026,686.62	1,070,999.39	1,115,312.16	1,159,624.93	1,203,937.70
หนี้สินและส่วนของเจ้าของ										
หนี้สิน										
เงินกู้	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ค่าใช้จ่ายค้างชำระ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินสด	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมหนี้สิน (3)	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ส่วนของเจ้าของ										
ทุน	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00	400,000.00
บวกกำไรสะสม	405,122.77	449,435.54	493,748.31	538,061.08	572,373.85	626,686.62	670,999.39	715,312.16	759,624.93	803,937.70
รวมส่วนของเจ้าของ (4)	805,122.77	849,435.54	893,748.31	938,061.08	972,373.85	1,026,686.62	1,070,999.39	1,115,312.16	1,159,624.93	1,203,937.70
รวมหนี้สินและส่วนของเจ้าของ (3+4)	805,122.77	849,435.54	893,748.31	938,061.08	972,373.85	1,026,686.62	1,070,999.39	1,115,312.16	1,159,624.93	1,203,937.70

ตารางที่ ๖ข แสดงประมาณการงบกำไรขาดทุน (The Income Statement) กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
รายได้	-	-	178,200.00	178,200.00	178,200.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00
หักต้นทุนขาย	-	-	120,281.40	120,281.40	120,281.40	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00
กำไรขั้นต้น	-	-	57,918.60	57,918.60	57,918.60	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00
หัก ค่าใช้จ่ายดำเนินงาน	3,213.48	7,149.77	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80
หัก ค่าต่อมารยา	-	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75
กำไรจากการดำเนินงาน	-3,213.48	-25,521.52	23,817.05	23,817.05	23,817.05	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45
บวก รายได้อื่น	-	-	524.70	524.70	524.70	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50
รวมกำไรก่อนหักดอกเบี้ย	-3,213.48	-25,521.52	24,341.75	24,341.75	24,341.75	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95
หัก ดอกเบี้ยฯ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรก่อนหักภาษีเงินได้	-3,213.48	-25,521.52	24,341.75	24,341.75	24,341.75	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95
หัก ก้าวเดินได้ดันบุกคล	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรสุทธิ	-3,213.48	-25,521.52	24,341.75	24,341.75	24,341.75	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95
กำไรสะสม	-3,213.48	-28,735.00	-4,393.25	19,948.50	44,290.25	107,594.20	170,898.15	234,202.10	297,506.05	360,810.00

ตารางที่ ๖ข แสดงประมาณการงบกำไรขาดทุน (The Income Statement) กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

รายการ	2560	2561	2562	2563	2564	2565	2566	2567	2568	2569
รายได้	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00
หัก ต้นทุนขาย	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00
กำไรขั้นต้น	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00	96,531.00
หัก ค่าใช้จ่ายดำเนินงาน	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80
หัก ค่าต่อมารยา	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75	18,371.75
กำไรจากการดำเนินงาน	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45	62,429.45
บวก รายได้อื่น	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50
รวมกำไรก่อนหักดอกเบี้ย	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95
หัก ดอกเบี้ยฯ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรก่อนหักภาษีเงินได้	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95	63,303.95
หัก ก้าวเดินได้ดันบุกคล	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18
กำไรสุทธิ	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77	44,312.77
กำไรสะสม	405,122.77	449,435.54	493,748.31	538,061.08	582,373.85	626,686.62	670,999.39	715,312.16	759,624.93	803,937.70

ที่มา : ประมาณการโดยการคำนวณจากหนังสือชี้ชวนการลงทุนของบริษัทเอกชนแห่งหนึ่งในปี พ.ศ. 2549

หมายเหตุ : ทำการผลิต ในปี 2552-2554 ประมาณ 60% ในปี 2555-2569 ประมาณ 100% ใช้ข้อมูลราคาจากปี พ.ศ. 2550

1. ปี พ.ศ.2552 เริ่มผลิต และจำหน่าย อ้างอิงราคาปี พ.ศ. 2550 โดยรวมมันสำปะหลัง 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคากล่องอยู่ที่ลิตรละ 18 บาทเท่ากันทั้ง 5 ปี
2. มันสำปะหลัง 1 ตัน ผลิตออกขายได้ 165 ลิตร (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, ออนไลน์, 2550)
3. การผลิต 12 เดือน หยุดซ่อมบำรุง 1 เดือน ดังนั้น 1 ปีทำงาน 330 วัน ดังนั้นผลิตปีละ 16.5 ล้านลิตร
4. ได้รับการส่งเสริมการลงทุนไม่ต้องเสียภาษี 8 ปี ปีที่ 9 เป็นต้นไปเสียภาษีในอัตรา率อย่าง 30 ของรายได้

ตารางที่ 7x ค่าเสื่อมราคา

รายการ	มูลค่า	ค่าเสื่อมปี
อาคารและสิ่งปลูกสร้างที่อ่าวมีอาชญากรใช้งานประมาณ 20 ปี	42,644.45	2,132.32
เครื่องจักร และอุปกรณ์ที่อ่าวมีอาชญากรใช้งานประมาณ 20 ปี	296,505.00	14,825.25
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงานที่อ่าวมีอาชญากรใช้งานประมาณ 5 ปี	826.89	165.38
ระบบสาธารณูปโภคที่อ่าวมีอาชญากรใช้งานประมาณ 10 ปี	6,272.83	627.28
ถนนพานะที่อ่าวมีอาชญากรใช้งานประมาณ 5 ปี	3,107.59	621.52
รวมค่าเสื่อมราคา	18,371.75	

ตารางที่ 8x แสดงประมาณการงบกระแสเงินสด (Statement of Cash Flow) กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย: พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
กระแสเงินสดรับ										
ทุนของเจ้าของ	400,000.00	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินกู้	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ขายสินค้า	-	-	178,200.00	178,200.00	178,200.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00
รายได้ผลผลิตได้รับ ๆ	-	-	524.70	524.70	524.70	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50
รวมกระแสเงินสดรับ (1)	400,000.00	0	178,724.70	178,724.70	178,724.70	297,874.50	297,874.50	297,874.50	297,874.50	297,874.50
กระแสเงินสดจ่าย										
ด้านทุนสินค้า	-	-	120,281.40	120,281.40	120,281.40	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00
ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน	3,213.48	7,149.77	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80
ภาษีเงินได้และบุคคล	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ที่ดินอาคารและอุปกรณ์	367,067	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระหนี้เงินเดือน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระคืนดอกเบี้ย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมกระแสเงินสดจ่าย (2)	370,280.24	7,149.77	136,011.20	136,011.20	136,011.20	216,198.80	216,198.80	216,198.80	216,198.80	216,198.80
เงินสดสุทธิ (1-2)	29,719.76	-7,149.77	42,713.50	42,713.50	42,713.50	81,675.70	81,675.70	81,675.70	81,675.70	81,675.70
เงินสดต้นงวด	-	29,719.76	22,569.99	65,283.49	107,996.99	150,710.49	232,386.19	314,061.89	395,737.59	477,413.29
เงินสดปลายงวด	29,719.76	22,569.99	65,283.49	107,996.99	150,710.49	232,386.19	314,061.89	395,737.59	477,413.29	559,088.99

ตารางที่ 8x แสดงประมาณการงบกระแสเงินสด (Statement of Cash Flow) กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตร/วัน(ต่อ)

หน่วย: ห้ามบาท

รายการ	2660	2661	2662	2663	2664	2665	2666	2667	2668	2669
กระแสเงินสดรับ										
ทุนของเจ้าของ เงินทุน										
ขายสินค้า	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00	297,000.00
รายได้ผลผลิตได้รับ ๆ	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50	874.50
รวมกระแสเงินสดรับ (1)	297,874.50									
กระแสเงินสดจ่าย										
ด้านทุนเดินก้าว	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00	200,469.00
ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80	15,729.80
ภาษีเงินได้บุคคล	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18	18,991.18
ที่ดินอาคารและอุปกรณ์	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระหนี้เงินเดือน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระคืนดอกเบี้ย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมกระแสเงินสดจ่าย (2)	235,189.98									
เงินสดทั้งหมด (1-2)	62,684.52									
เงินสดต้นงวด	559,088.99	621,773.51	684,458.03	747,142.55	809,827.07	872,511.59	935,196.11	997,880.63	1,060,565.15	1,123,249.67
เงินสดปลายงวด	621,773.51	684,458.03	747,142.55	809,827.07	872,511.59	935,196.11	997,880.63	1,060,565.15	1,123,249.67	1,185,934.19

ตารางที่ 9ข แสดงประมาณการงบดุล (Balance Sheet) กำลังการผลิตขนาด 100,000 ติตร/วัน

หน่วย : ห้ามบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
สินทรัพย์										
สินทรัพย์หมุนเวียน										
เงินสดและเงินฝากธนาคาร	59,485.71	45,189.88	134,476.81	223,763.84	313,050.67	480,265.00	647,749.33	814,693.66	981,907.33	1,149,121.76
สินค้าคงเหลือ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
สินทรัพย์หมุนเวียนอื่น	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมสินทรัพย์หมุนเวียน (1)	59,485.71	45,189.88	134,476.81	223,763.84	313,050.67	480,265.00	647,749.33	814,693.66	981,907.33	1,149,121.76
ที่ดิน อาคารและอุปกรณ์										
ที่ดิน	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72
เครื่องจักร และอุปกรณ์	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงาน	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35
ระบบสารสนเทศฯลฯ	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84
ข้าวพ附加	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56
หัก ค่าเสื่อมราคาสะสม	-36,745.30	-73,490.60	-110,235.90	-146,981.20	-183,726.50	-220,471.80	-257,217.10	-293,962.40	-330,707.70	-
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (2)	734,098	697,353	660,608	623,863	587,117	550,372	513,627	476,881	440,136	403,391
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (1+2)	793,584.18	742,543.05	795,084.68	847,626.41	900,167.94	1,030,636.97	1,161,376.00	1,291,575.03	1,422,043.40	1,552,512.53
หนี้สินและส่วนของเจ้าของ										
หนี้สิน										
เจ้าหนี้การค้า	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ค่าใช้จ่ายค้างจ่าย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินดู่	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมหนี้สิน (3)	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ส่วนของเจ้าของ										
ทุน	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00
บวกกำไรสะสม	-6,425.29	-57,446.42	-4,924.79	47,616.84	100,158.47	230,627.50	361,096.53	491,565.56	622,034.59	752,503.62
รวมส่วนของเจ้าของ (4)	793,574.71	742,553.58	795,075.21	847,616.84	900,158.47	1,030,627.50	1,161,096.53	1,291,565.56	1,422,034.59	1,552,503.62
รวมหนี้สินและส่วนของเจ้าของ (3+4)	793,574.71	742,553.58	795,075.21	847,616.84	900,158.47	1,030,627.50	1,161,096.53	1,291,565.56	1,422,034.59	1,552,503.62

ตารางที่ 9x แสดงประมาณการงบดุล (Balance Sheet) กำลังการผลิตขนาด 100,000 ติตร/วัน (ต่อ)

หน่วย : ห้ามบาท

รายการ	2660	2661	2662	2663	2664	2665	2666	2667	2668	2669
สินทรัพย์										
สินทรัพย์หมุนเวียน										
เงินสดและเงินฝากธนาคาร	1,277,195.28	1,405,268.90	1,533,342.52	1,661,416.14	1,789,489.76	1,917,563.38	2,045,637.00	2,173,710.62	2,301,784.24	2,429,857.86
สินค้าคงเหลือ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
สินทรัพย์หมุนเวียนอื่น	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมสินทรัพย์หมุนเวียน (1)	1,277,195.28	1,405,268.90	1,533,342.52	1,661,416.14	1,789,489.76	1,917,563.38	2,045,637.00	2,173,710.62	2,301,784.24	2,429,857.86
ที่ดิน อาคารและอุปกรณ์										
ที่ดิน	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374	35,374
อาคารและสิ่งปลูกสร้าง	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72	85,266.72
เครื่องจักร และอุปกรณ์	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00	593,010.00
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงาน	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35	1,653.35
ระบบสารสนเทศฯลฯ	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84	12,580.84
ข้าวสารอาหาร	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56	6,213.56
หักค่าเสื่อมราคาระยะ	-367,453.00	-404,198.30	-440,943.60	-477,688.90	-514,434.20	-551,179.50	-587,924.80	-624,670.10	-661,415.40	-698,160.70
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (2)	366,645	329,900	293,155	256,410	219,664	182,919	146,174	109,428	72,683	35,938
รวมสินทรัพย์ทั้งหมด (1+2)	1,643,840.75	1,735,169.07	1,826,497.39	1,917,825.71	2,009,154.03	2,100,482.35	2,191,810.67	2,283,138.99	2,374,467.31	2,465,795.63
หนี้สินและส่วนของเจ้าของ										
หนี้สิน										
เจ้าหนี้การค้า	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ค่าใช้จ่ายค้างจ่าย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินดู่	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมหนี้สิน (3)	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ส่วนของเจ้าของ										
ทุน	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00	800,000.00
บวกกำไรสะสม	843,831.94	935,160.36	1,026,488.58	1,117,816.90	1,209,145.22	1,300,473.54	1,391,801.76	1,483,130.18	1,574,458.50	1,665,786.82
รวมส่วนของเจ้าของ (4)	1,643,831.94	1,735,160.36	1,826,488.58	1,917,816.90	2,009,145.22	2,100,473.54	2,191,801.76	2,283,130.18	2,374,458.50	2,465,786.82
รวมหนี้สินและส่วนของเจ้าของ (3+4)	1,643,831.94	1,735,160.36	1,826,488.58	1,917,816.90	2,009,145.22	2,100,473.54	2,191,801.76	2,283,130.18	2,374,458.50	2,465,786.82

ตารางที่ 10x แสดงประมาณการงบกำไรขาดทุน (The Income Statement) กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
รายได้	-	-	356,400.00	356,400.00	356,400.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00
หัก ต้นทุนขาย	-	-	240,558.29	240,558.29	240,558.29	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49
กำไรขั้นต้น	-	-	115,841.71	115,841.71	115,841.71	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51
หัก ค่าใช้จ่ายดำเนินงาน	6,425.29	14,295.83	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18
หัก ค่าเสื่อมราคา	-	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30
กำไรจากการดำเนินงาน	-6,425.29	-51,041.13	51,492.23	51,492.23	51,492.23	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03
บวก รายได้อื่น	-	-	1,049.40	1,049.40	1,049.40	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00
รวมกำไรหักดอกเบี้ย	-6,425.29	-51,041.13	52,541.63	52,541.63	52,541.63	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03
หัก ดอกเบี้ยฯ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรอ่อนหักภาษีเงินได้	-6,425.29	-51,041.13	52,541.63	52,541.63	52,541.63	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03
หัก ก้ามเงินได้ดันบุกคล	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรสุทธิ	-6,425.29	-51,041.13	52,541.63	52,541.63	52,541.63	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03
กำไรสะสม	-6,425.29	-57,466.42	-4,924.79	47,616.84	100,158.47	230,627.50	361,096.53	491,565.56	622,034.59	752,503.62

ตารางที่ 10x แสดงประมาณการงบกำไรขาดทุน (The Income Statement) กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

รายการ	2560	2561	2562	2563	2564	2565	2566	2567	2568	2569
รายได้	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00
หัก ต้นทุนขาย	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49
กำไรขั้นต้น	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51	193,069.51
หัก ค่าใช้จ่ายดำเนินงาน	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18
หัก ค่าเสื่อมราคา	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30	36,745.30
กำไรจากการดำเนินงาน	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03	128,720.03
บวก รายได้อื่น	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00
รวมกำไรหักดอกเบี้ย	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03
หัก ดอกเบี้ยฯ	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
กำไรอ่อนหักภาษีเงินได้	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03	130,469.03
หัก ก้ามเงินได้ดันบุกคล	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71
กำไรสุทธิ	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32	91,328.32
กำไรสะสม	843,831.94	935,160.26	1,026,488.58	1,117,816.90	1,209,145.22	1,300,473.54	1,391,801.86	1,483,130.18	1,574,458.50	1,665,786.82

ที่มา : ประมาณการโดยการคำนวณจากหนังสือชี้ชวนการลงทุนของบริษัทเอกชนแห่งหนึ่งในปี พ.ศ. 2549

หมายเหตุ : ทำการผลิต ในปี 2552-2554 ประมาณ 60% ในปี 2555-2569 ประมาณ 100% ใช้ข้อมูลราคากลางปี พ.ศ. 2550

1. ปี พ.ศ. 2552 เริ่มผลิต และจำหน่าย อ้างอิงราคาปี พ.ศ. 2550 โดยราคามันสำปะหลัง 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคาเออทานอล อยู่ที่ลิตรละ 18 บาทเท่ากันทั้ง 5 ปี
2. มันสำปะหลัง 1 ตัน ผลิตเออทานอลได้ 165 ลิตร (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, ออนไลน์, 2550)
3. การผลิต 12 เดือน หยุดซ่อมบำรุง 1 เดือน ดังนั้น 1 ปีทำงาน 330 วัน ดังนั้นผลิตปีละ 33 ล้านลิตร
4. ได้รับการส่งเสริมการลงทุนไม่ต้องเสียภาษี 8 ปี ปีที่ 9 เป็นต้นไปเสียภาษีในอัตรา率อย่าง 30 ของรายได้

ตารางที่ 11x ค่าเสื่อมราคา

รายการ	มูลค่า	ค่าเสื่อม/ปี
อาคารและสิ่งปลูกสร้างที่อยู่ในอิฐก่อสร้าง 20 ปี	85,266.72	4,263.34
เครื่องจักร และอุปกรณ์ที่อยู่ในอิฐก่อสร้าง 20 ปี	593,010.00	29,650.50
เครื่องคอมพิวเตอร์และเครื่องใช้ในงานที่อยู่ในอิฐก่อสร้าง 5 ปี	1,653.35	330.67
ระบบสาธารณูปโภคที่อยู่ในอิฐก่อสร้าง 10 ปี	12,580.84	1,258.08
งานพาหนะที่อยู่ในอิฐก่อสร้าง 5 ปี	6,213.56	1,242.71
รวมค่าเสื่อมราคา		36,745.30

ตารางที่ 12x แสดงประมาณการงบกระแสเงินสด (Statement of Cash Flow) กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

รายการ	2550	2551	2552	2553	2554	2555	2556	2557	2558	2559
กระแสเงินสดรับ										
ทุนของเจ้าของ	800,000.00	-	-	-	-	-	-	-	-	-
เงินกู้	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ขายสินค้า	-	-	356,400.00	356,400.00	356,400.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00
รายได้ผลผลิตได้รับ ๆ	-	-	1,049.40	1,049.40	1,049.40	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00
รวมกระแสเงินสดรับ (1)	800,000.00	0	357,449.40	357,449.40	357,449.40	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00
กระแสเงินสดจ่าย										
ด้านทุนเดินธุรกิจ	-	-	240,558.29	240,558.29	240,558.29	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49
ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน	6,425.29	14,295.83	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18
ภาษีเงินได้และบุคคล	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ที่ดินอาคารและอุปกรณ์	734,089	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระหนี้เงินเดือน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระคืนดอกเบี้ย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมกระแสเงินสดจ่าย (2)	740,514.29	14,295.83	268,162.47	268,162.47	268,162.47	428,534.67	428,534.67	428,534.67	428,534.67	428,534.67
เงินสดสุทธิ (1-2)	59,485.71	-14,295.83	89,286.93	89,286.93	89,286.93	167,214.33	167,214.33	167,214.33	167,214.33	167,214.33
เงินสดต้นงวด	-	59,485.71	45,189.88	134,476.81	223,763.74	313,050.67	480,265.00	647,479.33	814,693.00	981,907.33
เงินสดปลายงวด	59,485.71	45,189.88	134,476.81	223,763.74	313,050.67	480,265.00	647,479.33	814,693.66	981,907.33	1,149,121.66

ตารางที่ 12x แสดงประมาณการงบกระแสเงินสด (Statement of Cash Flow) กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน (ต่อ)

หน่วย : พันบาท

รายการ	2660	2661	2662	2663	2664	2665	2666	2667	2668	2669
กระแสเงินสดรับ										
ทุนของเจ้าของ เงินทุน										
ขาดทุนที่ได้รับ	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00	594,000.00
รายได้หลักอย่างอื่น ๆ	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00	1,749.00
รวมกระแสเงินสดรับ (1)	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00	595,749.00
กระแสเงินสดจ่าย										
ด้านทุนเดิมที่ได้รับ	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49	400,930.49
ค่าใช้จ่ายในการดำเนินงาน	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18	27,604.18
ภาษีเงินได้และบุคคล	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71	39,140.71
ที่ดินอาคารและอุปกรณ์	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระหนี้เงินเดือน	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
ชำระคืนดอกเบี้ย	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
รวมกระแสเงินสดจ่าย (2)	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38	467,675.38
เงินสดสุทธิ (1-2)	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62	128,073.62
เงินสดต้นงวด	1,149,121.66	1,277,195.28	1,405,268.90	1,533,342.52	1,661,416.14	1,789,489.76	1,917,563.38	2,045,637.00	2,173,710.62	2,301,784.24
เงินสดปลายงวด	1,277,195.28	1,405,268.90	1,533,342.52	1,661,416.14	1,789,489.76	1,917,563.38	2,045,637.00	2,173,710.62	2,301,784.24	2,429,857.86

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

มูลค่าปัจจุบันของโครงการคิดจากค่าใช้จ่ายของโครงการ ต้นทุนสินค้า และผลตอบแทนมาคิดโดยใช้ อัตราส่วนลด (DF) 7.5%

โดยใช้ข้อมูลราคาของปี พ.ศ. 2550 มีราคามันสำปะหลังอยู่ที่ 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคาเอทานอล อยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร

ตารางที่ 13x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต

ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.5	734,098.47	0
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,977.447	5,977.4473	0
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8654	-12,371.61	12,371.611	0
2552		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.8051	71,884.91	215,897.6	287,782.512
2553		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.749	66,875.91	200,853.69	267,729.601
2554		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.6968	62,215.13	186,855.61	249,070.742
2555		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.6483	108,405.1	277,819.03	386,224.077
2556		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.6031	100,847	258,449.26	359,296.222
2557		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.5612	93,840.68	240,493.66	334,334.339
2558		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.5221	87,302.6	223,737.95	311,040.553
2559		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.4858	81,232.72	208,182.14	289,414.864
2660		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.452	75,580.88	193,697.67	269,278.548
2661		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.4206	70,330.35	180,241.68	250,572.029
2662		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3914	65,447.69	167,728.47	233,176.159
2663		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3642	60,899.46	156,072.33	216,971.786
2664		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3388	56,652.22	145,187.55	201,839.761
2665		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3153	52,722.68	135,116.98	187,839.66
2666		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2731	45,666.23	117,032.82	162,699.052
2667		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2541	42,489.16	108,890.66	151,379.821
2668		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2356	39,395.7	100,962.77	140,358.464
2669		27,604.18	400,930.49	428,534.67	631,123.00	202,588.33	0.2201	44,589.69	94,320.481	138,910.172
รวม		517,596.36	673,563.22	7,987,327.05	100,439.57.2	2,056,630.15		473,930.5	396,3987.9	4,437,918.36

B/C = 1.11955902

**ตารางที่ 14x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย: พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		เดือน สิบสอง	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.8	367,066.76	0
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.5	2,989.5004	0
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.411	6,187.411	0
2552		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.8051	34,388.64	109,502.62	143,891.256
2553		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.749	31,992.41	101,872.39	133,864.8
2554		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.6968	29,762.77	94,772.604	124,535.371
2555		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.6483	52,950.36	140,161.68	193,112.038
2556		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.6031	49,258.61	130,389.5	179,648.111
2557		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.5612	45,836.4	121,330.77	167,167.169
2558		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.5221	42,642.88	112,877.39	155,520.276
2559		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.4858	39,678.06	105,029.38	144,707.432
2660		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.452	36,917.42	97,721.858	134,639.274
2661		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.4206	34,352.8	90,933.215	125,286.015
2662		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3914	31,967.87	84,620.21	116,588.079
2663		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3642	29,746.29	78,739.603	108,485.893
2664		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3388	27,671.73	73,248.153	100,919.881
2665		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3153	25,752.35	68,167.482	93,919.8299
2666		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2731	22,305.63	59,043.892	81,349.526
2667		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2541	20,753.8	54,936.115	75,689.9105
2668		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2356	19,242.79	50,936.437	70,179.2322
2669		15,729.80	200,469.00	216,198.80	315,584.50	99,385.70	0.2201	21,874.79	47,585.356	69,460.1485
รวม		293499.65	3367879.2	4028445.61	5022001.6	993555.99		220,851.9	1,998,112.3	2,218,964.24

B/C = 1.11053029

**ตารางที่ 15x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		เดือน สิ้นปี	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน ต่อปี	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.5	220,245.45	0
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.009	1,794.0091	0
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.094	3,713.0939	0
2552		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.8051	19,485.87	66,848.886	86,334.7536
2553		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.749	18,128.08	62,190.803	80,318.8802
2554		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.6968	16,864.68	57,856.544	74,721.2226
2555		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.6483	30,846.35	85,020.876	115,867.223
2556		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.6031	28,695.72	79,093.151	107,788.867
2557		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.5612	26,702.1	73,598.204	100,300.302
2558		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.5221	24,841.71	68,470.46	93,312.1659
2559		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.4858	23,114.54	63,709.92	86,824.4593
2660		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.452	21,506.32	59,277.242	80,783.5644
2661		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.4206	20,012.3	55,159.309	75,171.6088
2662		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3914	18,622.95	51,329.895	69,952.8476
2663		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3642	17,328.77	47,762.769	65,091.5357
2664		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3388	16,120.23	44,431.702	60,551.9284
2665		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3153	15,002.09	41,349.81	56,351.8979
2666		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2731	12,994.2	35,815.519	48,809.7156
2667		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2541	12,090.17	33,323.777	45,413.9463
2668		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2356	11,209.93	30,897.607	42,107.5393
2669		10,862.94	120,281.40	131,144.34	188,986.70	57,842.36	0.2201	12,731.1	28,864.869	41,595.9727
รวม		201751.95	2020727.5	2442724.92	3012836.96	570112.04		120,544.5	1,210,753.9	1,331,298.43

B/C = 1,09956155

อัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR)

โดยใช้ข้อมูลราคาของปี พ.ศ. 2550 มีรากานันสำปะหลังอยู่ที่ 1.38 บาทต่อลิตร โครงการก่อสร้าง ราคาอุดหนอดอยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร

ตารางที่ 16x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ทุนเดินท้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF12%	NPV	PWF14%	NPV
	ประจำปี	ค่า ดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.5	1	-734,098
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.8929	-5,737.141	0.8772	-5,636.26
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.7972	-11,396.64	0.7695	-11,000.6
2552		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.7118	63,554.44	0.675	60,268.68
2553		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.6355	56,741.84	0.5921	52,866.79
2554		27,604.18	240,558.29	268,162.47	357,449.40	89,286.93	0.5674	50,661.4	0.5194	46,375.63
2555		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.5066	84,710.78	0.4556	76,182.85
2556		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.4523	75,631.04	0.3996	66,818.85
2557		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.4039	67,537.87	0.3506	58,625.34
2558		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.3606	60,297.49	0.3075	51,418.41
2559		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.322	53,843.01	0.2697	45,097.7
2660		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2875	48,074.12	0.2366	39,562.91
2661		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2567	42,923.92	0.2076	34,713.69
2662		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2292	38,325.52	0.1821	30,449.73
2663		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.2046	34,212.05	0.1597	26,704.13
2664		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.1827	30,550.06	0.14041	23,478.56
2665		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.1631	27,272.66	0.1229	20,550.64
2666		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.1456	24,346.41	0.1078	18,025.7
2667		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.13	21,737.86	0.0946	15,818.48
2668		27,604.18	400,930.49	428,534.67	595,749.00	167,214.33	0.1161	19,413.58	0.0829	13,862.07
2669		27,604.18	400,930.49	428,534.67	631,123.00	202,588.33	0.1037	21,008.41	0.0728	14,748.43
รวม	-360,000.00	517,596.36	673,563.2	798,732.05	100,439.57	205,663.015		69,610.22		-55,166.8

จากการคำนวณที่กำลังการผลิต 100,000 ลิตรต่อวัน IRR = 13.116 %

**ตารางที่ 17x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลัง
การผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ที่นทุน เดือน	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF12%	NPV	PWF14%	NPV
	ประจำทุน	ค่า ดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.8	1	-367,067
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.8929	-2,869.316	0.8772	-2,818.86
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.7972	-5,699.797	0.7695	-5,501.75
2552		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.7118	30,403.47	0.675	28,831.61
2553		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.6355	27,144.43	0.5921	25,290.66
2554		15,729.80	120,281.40	136,011.20	178,724.70	42,713.50	0.5674	24,235.64	0.5194	22,185.39
2555		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.5066	41,376.91	0.4556	37,211.45
2556		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.4523	36,941.92	0.3996	32,637.61
2557		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.4039	32,988.82	0.3506	28,635.5
2558		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.3606	29452.26	0.3075	25,115.28
2559		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.322	26,299.58	0.2697	22,027.94
2660		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2875	23,481.76	0.2366	19,324.47
2661		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2567	20,966.15	0.2076	16,955.88
2662		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2292	18,720.07	0.1821	14,873.14
2663		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.2046	16,710.85	0.1597	13,043.61
2664		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.1827	14,922.15	0.14041	11,468.09
2665		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.1631	13,321.31	0.1229	10,037.94
2666		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.1456	11,891.98	0.1078	8,804.64
2667		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.13	10,617.84	0.0946	7,726.521
2668		15,729.80	200,469.00	216,198.80	297,874.50	81,675.70	0.1161	9,482.549	0.0829	6,770.916
2669		15,729.80	200,469.00	216,198.80	315,584.50	99,385.70	0.1037	10,306.3	0.0728	7,235.279
รวม	367066.76	293499.65	3367879.2	4028445.61	5022001.6	993555.99		23,628.1		-37,211.4

จากการคำนวณที่กำลังการผลิต 50,000 ลิตรต่อวัน IRR = 12.777 %

**ตารางที่ 18x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลัง
การผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		เดือน สิบค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF12%	NPV	PWF14%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.5	1	-220,245
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.8929	-1,721.886	0.8772	-1,691.61
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.7972	-3,420.474	0.7695	-3,301.62
2552		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.7118	17,227.72	0.675	16,337.05
2553		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.6355	15,381.03	0.5921	14,330.62
2554		10,862.94	72,168.84	83,031.78	107,234.82	24,203.04	0.5674	13,732.8	0.5194	12,571.06
2555		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.5066	24,104.21	0.4556	21,677.61
2556		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.4523	21,520.6	0.3996	19,013.11
2557		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.4039	19,217.71	0.3506	16,681.67
2558		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.3606	17,157.48	0.3075	14,630.96
2559		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.322	15,320.88	0.2697	12,832.42
2660		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2875	13,679.35	0.2366	11,257.51
2661		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2567	12,213.88	0.2076	9,877.683
2662		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2292	10,905.42	0.1821	8,664.384
2663		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.2046	9,734.942	0.1597	7,598.583
2664		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.1827	8,692.932	0.14041	6,680.758
2665		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.1631	7,760.357	0.1229	5,847.626
2666		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.1456	6,927.7	0.1078	5,129.163
2667		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.13	6,185.447	0.0946	4,501.102
2668		10,862.94	120,281.40	131,144.34	178,724.70	47,580.36	0.1161	5,524.08	0.0829	3,944.412
2669		10,862.94	120,281.40	131,144.34	188,986.70	57,842.36	0.1037	5,998.253	0.0728	4,210.924
รวม	220,245.45	201,751.95	202,072.75	244,272.492	301,283.7	57,011.204		5,896.979		-29,452

จากการคำนวณที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตรต่อวัน IRR = 12.3343 %

ระยะเวลาคืนทุน (Payback Period)

โดยใช้ข้อมูลราคาของปี พ.ศ. 2550 มีราคามันสำปะหลังอยู่ที่ 1.38 บาทต่อลิตร โครงการต้นทุน 100,000 บาทต่อลิตร อยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร

ตารางที่ 19x ระยะเวลาคืนทุนที่กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

ระยะเวลา	กำลังการผลิตขนาด 30,000		กำลังการผลิตขนาด 50,000		กำลังการผลิตขนาด 100,000	
	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม
2549	-220,245.45	-220,245.45	-367,066.76	-367,066.76	-734,098.47	-734,098.47
2550	-1,928.42	-222,173.87	-3,213.48	-370,280.24	-6,425.29	-740,523.76
2551	-4,290.61	-226,464.48	-7,149.77	-377,430.01	-14,295.83	-754,819.59
2552	24,203.04	-202,261	42,713.50	-334,716.51	89,286.93	-665,532.66
2553	24,203.04	-178,058	42,713.50	-292,003	89,286.93	-576,246
2554	24,203.04	-153,855	42,713.50	-249,290	89,286.93	-486,959
2555	47,580.36	-106,275	81,675.70	-167,614	167,214.33	-319,744
2556	47,580.36	-58,695	81,675.70	-85,938	167,214.33	-152,530
2557	47,580.36	-11,114	81,675.70	-4,262	167,214.33	14,684
2558	47,580.36	36,466	81,675.70	77,413	167,214.33	181,899
2559	47,580.36	84,046	81,675.70	159,089	167,214.33	349,113
2660	47,580.36	131,627	81,675.70	240,765	167,214.33	516,327

กำลังการผลิตขนาด 30,000 = 9.23 ปี

กำลังการผลิตขนาด 50,000 = 9.05 ปี

กำลังการผลิตขนาด 100,000 = 8.91 ปี

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

แยกตามกำลังการผลิตโดยใช้ข้อมูลราคาน้ำดื่มของเอทานอลปี พ.ศ. 2550อยู่ที่ 18 บาทต่อลิตรให้อัตราส่วนลด (DF) 7.5%

ตารางที่ 20x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต

ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน ราคามันสำปะหลังสูงสุดอยู่ที่ 1.698 บาทต่อลิตร

หน่วย : พื้นมาตรา

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนเดิมที่	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่านินจัน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47	734,098.47	0
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,977.4472	5,977.447287	0
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8654	-12,371.611	12,371.61128	0
2552		27,604.18	278,748.20	306,352.38	357,449.40	51,097.02	0.8051	41,138.2108	246,644.3011	287,782.5119
2553		27,604.18	278,748.20	306,352.38	357,449.40	51,097.02	0.749	38,271.66798	229,457.9326	267,729.6006
2554		27,604.18	278,748.20	306,352.38	357,449.40	51,097.02	0.6968	35,604.40354	213,466.3384	249,070.7419
2555		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.6483	67,173.22849	319,050.8482	386,224.0767
2556		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.6031	62,489.8567	296,806.3652	359,296.2219
2557		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.5612	58,148.4125	276,185.9263	334,334.3388
2558		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.5221	54,097.08868	256,943.4642	311,040.5529
2559		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.4858	50,335.88524	239,078.979	289,414.8642
2660		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.452	46,833.71784	222,444.8302	269,278.548
2661		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.4206	43,580.22505	206,991.8043	250,572.0294
2662		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3914	40,554.68399	192,621.4746	233,176.1586
2663		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3642	37,736.37176	179,235.414	216,971.7858
2664		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3388	35,104.5655	166,735.1957	201,839.7612
2665		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3153	32,669.62663	155,170.0331	187,839.6597
2666		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.2731	28,297.0981	134,401.9538	162,699.0519
2667		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.2541	26,328.42412	125,051.3968	151,379.8209
2668		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.2356	24,411.55735	115,946.907	140,358.4644
2669		27,604.18	464,530.40	492,134.58	631,123.00	138,988.42	0.2201	30,591.35124	108,318.8211	138,910.1723
รวม		517,596.36	7804200.6	9,055,895.43	10043957	988,061.77		918,846943	4,436,999.514	4,437,918.361

B/C = 1.000207087

**ตารางที่ 21x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน ราคาพื้นสำปะหลังสูงสุดอยู่ที่ 1.676 บาทต่อกิโลกรัม**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76	367,066.76	0
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.50044	2,989.50044	0
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.41095	6,187.410958	0
2552		15,729.80	138,041.40	153,771.20	178,724.70	24,953.50	0.8051	20,090.06285	123,801.1931	143,891.256
2553		15,729.80	138,041.40	153,771.20	178,724.70	24,953.50	0.749	18,690.1715	115,174.6288	133,864.8003
2554		15,729.80	138,041.40	153,771.20	178,724.70	24,953.50	0.6968	17,387.5988	107,147.7722	124,535.371
2555		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.6483	33,760.67631	159,351.362	193,112.0384
2556		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.6031	31,406.85467	148,241.2563	179,648.111
2557		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.5612	29,224.88284	137,942.2866	167,167.1694
2558		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.5221	27,188.72297	128,331.5535	155,520.2765
2559		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.4858	25,298.37506	119,409.057	144,707.4321
2660		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.452	23,538.2164	111,101.0576	134,639.274
2661		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.4206	21,903.03942	103,382.9753	125,286.0147
2662		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3914	20,382.42898	96,205.65032	116,588.0793
2663		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3642	18,965.96994	89,519.92296	108,485.8929
2664		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3388	17,643.24716	83,276.63344	100,919.8806
2665		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3153	16,419.46821	77,500.36164	93,919.82985
2666		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.2731	14,221.87367	67,127.65228	81,349.52595
2667		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.2541	13,232.43537	62,457.47508	75,689.91045
2668		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.2356	12,269.03492	57,910.19728	70,179.2322
2669		15,729.80	230,069.00	245,798.80	315,584.50	69,785.70	0.2201	15,359.83257	54,100.31588	69,460.14845
รวม		293499.65	3865159.2	4525725.61	5022001.6	496275.99		739.220238	2,218,225.023	2,218,964.243

B/C = 1.000333249

**ตารางที่ 22x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน ราคาพื้นสำปะหลังสูงสุดอยู่ที่ 1.65 บาทต่อกิโลกรัม**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน							
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45	220,245.45
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.00912	1,794.009126
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.09389	3,713.093894
2552		10,862.94	81,888.84	92,751.78	107,234.82	14,483.04	0.8051	11,660.2955	74,674.45808
2553		10,862.94	81,888.84	92,751.78	107,234.82	14,483.04	0.749	10,847.79696	69,471.08322
2554		10,862.94	81,888.84	92,751.78	107,234.82	14,483.04	0.6968	10,091.78227	64,629.4403
2555		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.6483	20,343.88739	95,523.33562
2556		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.6031	18,925.49512	88,863.37145
2557		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.5612	17,610.65803	82,689.64361
2558		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.5221	16,383.68596	76,928.47991
2559		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.4858	15,244.57889	71,579.88037
2660		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.452	14,183.92272	66,599.64168
2661		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.4206	13,198.57942	61,973.0294
2662		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3914	12,282.2729	57,670.57468
2663		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3642	11,428.72711	53,662.80863
2664		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3388	10,631.66597	49,920.26239
2665		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3153	9,894.227508	46,457.6704
2666		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.2731	8,569.976316	40,239.73925
2667		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.2541	7,973.749476	37,440.19679
2668		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.2356	7,393.212816	34,714.3265
2669		10,862.94	136,481.40	147,344.34	188,986.70	41,642.36	0.2201	9,165.483436	32,430.48923
รวม		201751.95	2292887.52	2714884.92	3012837	297952.04		77.444768	1,331,220.985
								B/C =	1.000058176

อัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR)

โดยใช้ข้อมูลราคาเฉลี่ยของอสังหาริมทรัพย์ พ.ศ. 2550 อัญมณี 18 บาทต่อลิตร ราคามั่นคงหลังสูงสุดของแต่ละปริมาณการผลิต ให้อัตราส่วนลด (DF) 7.5%

ตารางที่ 23x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน ราคามั่นคงที่ 1.698 บาท/กก.

หน่วย: พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน ทุกปี	PWF 7.5%	NPV	PWF 8%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47	1	-734,098.47
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,977.4472	0.9259	-5,949.17601
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8654	-12,371.611	0.8573	-12,255.8150
2552		27,604.18	278,748.20	306,352.38	357,449.40	51,097.02	0.8051	41,138.2108	0.7938	40,560.81448
2553		27,604.18	278,748.20	306,352.38	357,449.40	51,097.02	0.749	38,271.66798	0.735	37,556.3097
2554		27,604.18	278,748.20	306,352.38	357,449.40	51,097.02	0.6968	35,604.40354	0.6806	34,776.63181
2555		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.6483	67,173.22849	0.6302	65,297.80748
2556		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.6031	62,489.8567	0.5835	60,459.01407
2557		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.5612	58,148.4125	0.5403	55,982.87113
2558		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.5221	54,097.08868	0.5002	51,827.93288
2559		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.4858	50,335.88524	0.4632	47,994.19934
2660		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.452	46,833.71784	0.4289	44,440.22474
2661		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.4206	43,580.22505	0.3971	41,145.28618
2662		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3914	40,554.68399	0.3677	38,099.02223
2663		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3642	37,736.37176	0.3405	35,280.71001
2664		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3388	35,104.5655	0.3152	32,659.26518
2665		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.3153	32,669.62663	0.2919	30,245.0492
2666		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.2731	28,297.0981	0.2703	28,006.97773
2667		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.2541	26,328.42412	0.2502	25,924.32788
2668		27,604.18	464,530.40	492,134.58	595,749.00	103,614.42	0.2356	24,411.55735	0.2317	24,007.46111
2669		27,604.18	464,530.40	492,134.58	631,123.00	138,988.42	0.2201	30,591.35124	0.2145	29,813.01609
รวม	-360,000.00	517,596.36	7804200.6	9055895.43	10043957.2	988061.77		918,846943		-28,226.539

จากการคำนวณที่กำลังการผลิต 100,000 ลิตรต่อวัน IRR = 7.516 %

**ตารางที่ 24x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน ราคามันอยู่ที่ 1.676 บาท/กก**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PWF 8%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76	1	-367,066.76
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.50044	0.9259	-2,975.36113
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.41095	0.8573	-6,129.49782
2552		15,729.80	138,041.40	153,771.20	178,724.70	24,953.50	0.8051	20,090.06285	0.7938	19,808.0883
2553		15,729.80	138,041.40	153,771.20	178,724.70	24,953.50	0.749	18,690.1715	0.735	18,340.8225
2554		15,729.80	138,041.40	153,771.20	178,724.70	24,953.50	0.6968	17,387.5988	0.6806	16,983.3521
2555		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.6483	33,760.67631	0.6302	32,818.10614
2556		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.6031	31,406.85467	0.5835	30,386.17095
2557		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.5612	29,224.88284	0.5403	28,136.50071
2558		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.5221	27,188.72297	0.5002	26,048.26514
2559		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.4858	25,298.37506	0.4632	24,121.46424
2660		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.452	23,538.2164	0.4289	22,335.26773
2661		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.4206	21,903.03942	0.3971	20,679.26047
2662		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3914	20,382.42898	0.3677	19,148.23489
2663		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3642	18,965.96994	0.3405	17,731.77585
2664		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3388	17,643.24716	0.3152	16,414.26064
2665		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.3153	16,419.46821	0.2919	15,200.89683
2666		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.2731	14,221.87367	0.2703	14,076.06171
2667		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.2541	13,232.43537	0.2502	13,029.34014
2668		15,729.80	230,069.00	245,798.80	297,874.50	52,075.70	0.2356	12,269.03492	0.2317	12,065.93969
2669		15,729.80	230,069.00	245,798.80	315,584.50	69,785.70	0.2201	15,359.83257	0.2145	14,969.03265
รวม	367066.76	293499.65	3865159.2	4525725.61	5022001.6	496275.99		739.220238		-13878.7782

จากการคำนวณที่กำลังการผลิต 50,000 ลิตรต่อวัน IRR = 7.525 %

**ตารางที่ 25x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน ราคามันอยู่ที่ 1.65 บาท/กก**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		เดือนสิบสอง	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PWF 8%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45	1	-220,245.45
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.00912	0.9259	-1,785.52407
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.09389	0.8573	-3,678.33995
2552		10,862.94	81,888.84	92,751.78	107,234.82	14,483.04	0.8051	11,660.2955	0.7938	11,496.63715
2553		10,862.94	81,888.84	92,751.78	107,234.82	14,483.04	0.749	10,847.79696	0.735	10,645.0344
2554		10,862.94	81,888.84	92,751.78	107,234.82	14,483.04	0.6968	10,091.78227	0.6806	9,857.157024
2555		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.6483	20,343.88739	0.6302	19,775.90287
2556		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.6031	18,925.49512	0.5835	18,310.44006
2557		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.5612	17,610.65803	0.5403	16,954.80851
2558		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.5221	16,383.68596	0.5002	15,696.45607
2559		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.4858	15,244.57889	0.4632	14,535.38275
2660		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.452	14,183.92272	0.4289	13,459.0364
2661		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.4206	13,198.57942	0.3971	12,461.14096
2662		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3914	12,282.2729	0.3677	11,538.55837
2663		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3642	11,428.72711	0.3405	10,685.01258
2664		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3388	10,631.66597	0.3152	9,891.089472
2665		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.3153	9,894.227508	0.2919	9,159.927084
2666		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.2731	8,569.976316	0.2703	8,482.111308
2667		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.2541	7,973.749476	0.2502	7,851.366072
2668		10,862.94	136,481.40	147,344.34	178,724.70	31,380.36	0.2356	7,393.212816	0.2317	7,270.829412
2669		10,862.94	136,481.40	147,344.34	188,986.70	41,642.36	0.2201	9,165.483436	0.2145	8,932.28622
รวม	220245.45	201751.95	2292887.52	2714884.92	3012836.96	297952.04		77,444768		-8706.13731

จาก การคำนวณที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตรต่อวัน IRR = 7.509 %

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

แยกตามกำลังการผลิต โดยใช้ข้อมูลราคาเฉลี่ยของมันสำปะหลังปี พ.ศ. 2551 อัตราที่ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม
ให้อัตราส่วนลด (DF) 7.5%

ตารางที่ 26x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ ที่กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน ราคาอุปทานลดลงต่อไป
ที่ 18.191 บาทต่อลิตร

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนเดินรักษา	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทนสุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47	734,098.47	0
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,977.4472	5,977.447287	0
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.8	0.8654	-12,371.611	12,371.61128	0
2552		27,604.18	282,588.29	310,192.47	361,231.20	51,038.73	0.8051	41,091.28152	249,735.9576	290,827.2391
2553		27,604.18	282,588.29	310,192.47	361,231.20	51,038.73	0.749	38,228.00877	232,334.16	270,562.1688
2554		27,604.18	282,588.29	310,192.47	361,231.20	51,038.73	0.6968	35,563.78706	216,142.1131	251,705.9002
2555		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.6483	67,110.34339	323,199.9682	390,310.3116
2556		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.6031	62,431.356	300,666.2052	363,097.5612
2557		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.5612	58,093.9761	279,777.6063	337,871.5824
2558		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.5221	54,046.44498	260,284.9042	314,331.3492
2559		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.4858	50,288.76264	242,188.099	292,476.8616
2660		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.452	46,789.87384	225,337.6302	272,127.504
2661		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.4206	43,539.42685	209,683.6443	253,223.0712
2662		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3914	40,516.71819	195,126.4346	235,643.1528
2663		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3642	37,701.04436	181,566.294	219,267.3384
2664		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3388	35,071.7019	168,903.5157	203,975.2176
2665		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3153	32,639.04253	157,187.9531	189,826.9956
2666		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.2731	28,270.6074	136,149.7938	164,420.4012
2667		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.2541	26,303.77642	126,677.636	152,981.4132
2668		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.2356	24,388.70415	117,454.747	141,843.4512
2669		27,604.18	470,930.40	498,534.58	637,426.00	138,891.42	0.2201	30,570.00154	109,727.461	140,297.4626
รวม		517,596.36	7911720.9	9,163,415.70	10149848	986,431.90		197,329082	4,484,591.65	4,484,788.982

B/C = 1.000044002

**ตารางที่ 27x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ ที่กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน ราคาเชื้อเพลิงต่ำสุด
ได้ที่ 18.322 บาทต่อลิตร**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76	367,066.76	0
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.50044	2,989.50044	0
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.41095	6,187.41095	0
2552		15,729.80	141,281.40	157,011.20	181,912.50	24,901.30	0.8051	20,048.03663	126,409.7171	146,457.753
2553		15,729.80	141,281.40	157,011.20	181,912.50	24,901.30	0.749	18,651.0737	117,601.3888	136,252.462
2554		15,729.80	141,281.40	157,011.20	181,912.50	24,901.30	0.6968	17,351.22584	109,405.4042	126,756.63
2555		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.6483	33,704.27421	162,852.182	196,556.456
2556		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.6031	31,354.38497	151,497.9963	182,852.381
2557		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.5612	29,176.05844	140,972.7666	170,148.825
2558		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.5221	27,143.30027	131,150.8935	158,294.193
2559		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.4858	25,256.11046	122,032.377	147,288.487
2660		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.452	23,498.8924	113,541.8576	137,040.75
2661		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.4206	21,866.44722	105,654.2153	127,520.662
2662		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3914	20,348.37718	98,319.21032	118,667.587
2663		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3642	18,934.28454	91,486.60296	110,420.887
2664		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3388	17,613.77156	85,106.15344	102,719.925
2665		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3153	16,392.03711	79,202.98164	95,595.0187
2666		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.2731	14,198.11397	68,602.39228	82,800.5062
2667		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.2541	13,210.32867	63,829.61508	77,039.9437
2668		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.2356	12,248.53772	59,182.43728	71,430.975
2669		15,729.80	235,469.00	251,198.80	320,897.50	69,698.70	0.2201	15,340.68387	55,288.85588	70,629.5397
รวม		293499.65	3955879.2	4616445.61	5111260	494814.39		92,267358	2,258,380.719	2,258,472.98

B/C = 1.000040856

ตารางที่ 28x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ ที่กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน ราคาอุปทานอลتاสุด
ได้ที่ 18.484 บาทต่อลิตร

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45	220,245.45	0
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.00912	1,794.009126	0
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.09389	3,713.093894	0
2552		10,862.94	84,768.84	95,631.78	110,109.78	14,478.00	0.8051	11,656.2378	76,993.14608	88,649.38388
2553		10,862.94	84,768.84	95,631.78	110,109.78	14,478.00	0.749	10,844.022	71,628.20322	82,472.22522
2554		10,862.94	84,768.84	95,631.78	110,109.78	14,478.00	0.6968	10,088.2704	66,636.2243	76,724.4947
2555		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.6483	20,338.44167	98,635.17562	118,973.6173
2556		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.6031	18,920.42908	91,758.25145	110,678.6805
2557		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.5612	17,605.94395	85,383.40361	102,989.3476
2558		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.5221	16,379.30032	79,434.55991	95,813.86023
2559		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.4858	15,240.49817	73,911.72037	89,152.21854
2660		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.452	14,180.12592	68,769.24168	82,949.3676
2661		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.4206	13,195.04638	63,991.9094	77,186.95578
2662		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3914	12,278.98514	59,549.29468	71,828.27982
2663		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3642	11,425.66783	55,410.96863	66,836.63646
2664		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3388	10,628.82005	51,546.50239	62,175.32244
2665		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3153	9,891.578988	47,971.1104	57,862.68939
2666		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.2731	8,567.682276	41,550.61925	50,118.30153
2667		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.2541	7,971.615036	38,659.87679	46,631.49183
2668		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.2356	7,391.233776	35,845.2065	43,236.44028
2669		10,862.94	141,281.40	152,144.34	194,142.30	41,997.96	0.2201	9,243.750996	33,486.96923	42,730.72023
รวม		201751.95	2373527.5	2795524.92	3093699.8	298174.92		95.096752	1,366,914.937	13,67010.033

B/C = 1.00006957

อัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR)

แยกตามกำลังการผลิต โดยใช้ข้อมูลราคาเฉลี่ยปี พ.ศ. 2551 ของราคาม้วนสำปะหลังสูงสุดอยู่ที่ 1.73 บาทต่อกิโลกรัม ให้อัตราส่วนลด (DF) 7.5%

ตารางที่ 29x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน ที่กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน
ราคาเอทานอลคำสูดได้ที่ 18.191 บาทต่อลิตร

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PWF 8%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47	1	-734,098.47
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,977.447287	0.9259	-5,949.176011
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8654	-12,371.61128	0.8573	-12,255.81506
2552		27,604.18	282,588.29	310,192.47	361,231.20	51,038.73	0.8051	41,091.28152	0.7938	40,514.54387
2553		27,604.18	282,588.29	310,192.47	361,231.20	51,038.73	0.749	38,228.00877	0.735	37,513.46655
2554		27,604.18	282,588.29	310,192.47	361,231.20	51,038.73	0.6968	35,563.78706	0.6806	34,736.95964
2555		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.6483	67,110.34339	0.6302	65,236.67808
2556		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.6031	62,431.356	0.5835	60,402.41457
2557		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.5612	58,093.9761	0.5403	55,930.46203
2558		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.5221	54,046.44498	0.5002	51,779.41348
2559		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.4858	50,288.76264	0.4632	47,949.26894
2660		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.452	46,789.87384	0.4289	44,398.62144
2661		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.4206	43,539.42685	0.3971	41,106.76748
2662		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3914	40,516.71819	0.3677	38,063.35533
2663		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3642	37,701.04436	0.3405	35,247.68151
2664		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3388	35,071.7019	0.3152	32,628.69078
2665		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.3153	32,639.04253	0.2919	30,216.7349
2666		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.2731	28,270.6074	0.2703	27,980.75863
2667		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.2541	26,303.77642	0.2502	25,900.05848
2668		27,604.18	470,930.40	498,534.58	602,052.00	103,517.42	0.2356	24,388.70415	0.2317	23,984.98621
2669		27,604.18	470,930.40	498,534.58	637,426.00	138,891.42	0.2201	30,570.00154	0.2145	29,792.20959
รวม	-360,000.00	517,596.36	7911720.87	9163415.7	10149847.6	986431.9		197,329082		-28,920.38954

หากการคำนวณที่กำลังการผลิต 100,000 ลิตรต่อวัน IRR = 7.5034 %

**ตารางที่ 30x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน ที่กำลังการผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน
ราคาเชื้อเพลิงต่ำสุดได้ที่ 18.322 บาทต่อลิตร**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ทุนที่ต้องชำระ	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PWF 8%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76	1	-367,066.76
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.500444	0.9259	-2,975.361132
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.410958	0.8573	-6,129.497821
2552		15,729.80	141,281.40	157,011.20	181,912.50	24,901.30	0.8051	20,048.03663	0.7938	19,766.65194
2553		15,729.80	141,281.40	157,011.20	181,912.50	24,901.30	0.749	18,651.0737	0.735	18,302.4555
2554		15,729.80	141,281.40	157,011.20	181,912.50	24,901.30	0.6968	17,351.22584	0.6806	16,947.82478
2555		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.6483	33,704.27421	0.6302	32,763.27874
2556		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.6031	31,354.38497	0.5835	30,335.40645
2557		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.5612	29,176.05844	0.5403	28,089.49461
2558		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.5221	27,143.30027	0.5002	26,004.74774
2559		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.4858	25,256.11046	0.4632	24,081.16584
2660		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.452	23,498.8924	0.4289	22,297.95343
2661		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.4206	21,866.44722	0.3971	20,644.71277
2662		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3914	20,348.37718	0.3677	19,116.24499
2663		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3642	18,934.28454	0.3405	17,702.15235
2664		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3388	17,613.77156	0.3152	16,386.83824
2665		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.3153	16,392.03711	0.2919	15,175.50153
2666		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.2731	14,198.11397	0.2703	14,052.54561
2667		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.2541	13,210.32867	0.2502	13,007.57274
2668		15,729.80	235,469.00	251,198.80	303,187.50	51,988.70	0.2356	12,248.53772	0.2317	12,045.78179
2669		15,729.80	235,469.00	251,198.80	320,897.50	69,698.70	0.2201	15,340.68387	0.2145	14,950.37115
รวม	367,066.76	293,499.65	395,587.92	461,6445.61	511,1260	49,481.39		92,267,358		-14,500.91875

จาก การคำนวณที่กำลังการผลิต 50,000 ลิตรต่อวัน IRR = 7.5032 %

**ตารางที่ 31ข แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน ที่กำลังการผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน
ราคาเชื้อเพลิงต่ำสุดได้ที่ 18.484 บาทต่อลิตร**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุนสินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PWF 8%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45	1	-220,245.45
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.009126	0.9259	-1,785.524078
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.093894	0.8573	-3,678.339953
2552		10,862.94	84,768.84	95,631.78	110,109.78	14,478.00	0.8051	11,656.2378	0.7938	11,492.6364
2553		10,862.94	84,768.84	95,631.78	110,109.78	14,478.00	0.749	10,844.022	0.735	10,641.33
2554		10,862.94	84,768.84	95,631.78	110,109.78	14,478.00	0.6968	10,088.2704	0.6806	9,853.7268
2555		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.6483	20,338.44167	0.6302	19,770.60919
2556		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.6031	18,920.42908	0.5835	18,305.53866
2557		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.5612	17,605.94395	0.5403	16,950.26999
2558		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.5221	16,379.30032	0.5002	15,692.25439
2559		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.4858	15,240.49817	0.4632	14,531.49187
2660		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.452	14,180.12592	0.4289	13,455.43364
2661		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.4206	13,195.04638	0.3971	12,457.80532
2662		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3914	12,278.98514	0.3677	11,535.46969
2663		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3642	11,425.66783	0.3405	10,682.15238
2664		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3388	10,628.82005	0.3152	9,888.441792
2665		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.3153	9,891.578988	0.2919	9,157.475124
2666		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.2731	8,567.682276	0.2703	8,479.840788
2667		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.2541	7,971.615036	0.2502	7,849.264392
2668		10,862.94	141,281.40	152,144.34	183,516.30	31,371.96	0.2356	7,391.233776	0.2317	7,268.883132
2669		10,862.94	141,281.40	152,144.34	194,142.30	41,997.96	0.2201	9,243.750996	0.2145	9,008.56242
รวม	220,245.45	201,751.95	237,3527.52	279,5524.92	309,3699.84	298,174.92		95,096752		-8,688.128047

จาก การคำนวณที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตรต่อวัน IRR = 7.5054 %

มูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV)

โดยใช้ข้อมูลราคาของปี พ.ศ. 2550 มีราคามันสำปะหลังอยู่ที่ 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคาก่อสร้างอยู่ที่ 18 บาทต่อลิตร เป็นเกณฑ์อ้างอิงก่อนที่จะมีการสมมติให้รายได้ลดลง 5% ค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น 5%

ตารางที่ 32x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต ขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47	734,098.47	0
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9303	-5,977.44728	5,977.44728	0
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8654	-12,371.6112	12,371.6112	0
2552		27,604.18	252,586.20	280,190.38	339,576.93	59,386.55	0.8051	47,812.11141	225,581.274	273,393.3863
2553		27,604.18	252,586.20	280,190.38	339,576.93	59,386.55	0.749	44,480.52595	209,862.594	254,343.1206
2554		27,604.18	252,586.20	280,190.38	339,576.93	59,386.55	0.6968	41,380.54804	195,236.656	236,617.2048
2555		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.6483	76,097.68739	290,815.185	366,912.8729
2556		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.6031	70,792.09512	270,539.315	341,331.4108
2557		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.5612	65,873.85803	251,743.763	317,617.6219
2558		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.5221	61,284.28596	234,204.239	295,488.5253
2559		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.4858	57,023.37889	217,920.742	274,944.121
2660		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.452	53,055.92272	202,758.697	255,814.6206
2661		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.4206	49,370.17942	188,673.248	238,043.4279
2662		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3914	45,942.6729	175,574.677	221,517.3507
2663		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3642	42,749.92711	163,373.269	206,123.1965
2664		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3388	39,768.46597	151,979.307	191,747.7731
2665		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3153	37,010.02751	141,437.649	178,447.6767
2666		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2731	32,056.57632	122,507.523	154,564.0993
2667		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2541	29,826.34948	113,984.480	143,810.8299
2668		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2356	27,654.81282	105,685.728	133,340.5412
2669		27,604.18	420,977.01	448,581.19	601,335.55	152,754.36	0.2201	33,621.23464	98,732.7199	132,353.9546
รวม		517,596.36	707,2413.8	8,324,108.58	9543528.04	1,219,419.46		103,353.1311	4,113,058.60	421,6411.734

B/C = 1.025128047

**ตารางที่ 33x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย: พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76	367,066.76	0
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9303	-2,989.500444	2,989.500444	0
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8654	-6,187.410958	6,187.410958	0
2552		15,729.80	126,295.45	142,025.25	169,788.46	27,763.21	0.8051	22,352.16037	114,344.528	136,696.689
2553		15,729.80	126,295.45	142,025.25	169,788.46	27,763.21	0.749	20,794.64429	106,376.912	127,171.5565
2554		15,729.80	126,295.45	142,025.25	169,788.46	27,763.21	0.6968	19,345.40473	98,963.1942	118,308.5989
2555		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.6483	36,796.54852	14,6659.884	183,456.4332
2556		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.6031	34,231.06341	136,434.639	170,665.7024
2557		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.5612	31,852.88142	126,955.926	158,808.8081
2558		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.5221	29,633.62329	118,110.636	147,744.26
2559		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.4858	27,573.28902	109,898.769	137,472.0581
2660		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.452	25,654.85104	102,252.457	127,907.308
2661		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.4206	23,872.63351	95,149.0783	119,021.7119
2662		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3914	22,215.28473	88,543.3886	110,758.6734
2663		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3642	20,671.45298	82,390.1434	103,061.5964
2664		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3388	19,229.78658	76,644.098	95,873.88488
2665		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3153	17,895.96136	71,327.8754	89,223.83678
2666		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2731	15,500.75181	61,781.2964	77,282.04829
2667		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2541	14,422.33993	57,483.0737	71,905.41366
2668		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2356	13,372.30731	53,297.9621	66,670.26941
2669		15,729.80	210,492.45	226,222.25	300,690.77	74,468.52	0.2201	16,390.52125	49,791.5172	66,182.03848
รวม		293499.65	3536273.1	4196839.51	4771786.93	574947.42		35,561.83415	2,072,649.05	21,08210.888

B/C = 1.017157673

**ตารางที่ 34x แสดงมูลค่าปัจจุบันสุทธิ (Net Present Value: NPV) ที่กำลังการผลิต
ขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 7.5%	NPV	PV of Cost	PV of benefit
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45	220,245.45	0
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9303	-1,794.00912	1,794.00912	0
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8654	-3,713.09389	3,713.09389	0
2552		10,862.94	75,777.28	86,640.22	101,873.07	15,232.85	0.8051	12,263.96754	69,754.0411	82,018.00866
2553		10,862.94	75,777.28	86,640.22	101,873.07	15,232.85	0.749	11,409.40465	64,893.5247	76,302.92943
2554		10,862.94	75,777.28	86,640.22	101,873.07	15,232.85	0.6968	10,614.24988	60,370.9053	70,985.15518
2555		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.6483	21,154.06142	88,919.7972	110,073.8586
2556		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.6031	19,679.18316	82,720.2370	102,399.4202
2557		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.5612	18,311.98406	76,973.2996	95,285.28375
2558		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.5221	17,036.14911	71,610.4058	88,646.55497
2559		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.4858	15,851.67829	66,631.5555	82,483.23387
2660		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.452	14,748.7826	61,995.6013	76,744.38392
2661		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.4206	13,724.19903	57,688.8272	71,413.02628
2662		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3914	12,771.40157	53,683.8016	66,455.20324
2663		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3642	11,883.86421	49,953.0929	61,836.95713
2664		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3388	11,055.06094	46,469.2693	57,524.33025
2665		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3153	10,288.25477	43,246.0466	53,534.30144
2666		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2731	8,911.266655	37,457.9617	46,369.22843
2667		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2541	8,291.295705	34,851.9519	43,143.24769
2668		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2356	7,687.63978	32,314.5214	40,002.16118
2669		10,862.94	126,295.47	137,158.41	180,414.46	43,256.05	0.2201	9,520.656605	30,188.5660	39,709.22265
รวม		201751.95	2121763.9	2543761.29	2863072.11	319310.82		9,450.54693	1,255,475.96	1,264,926.50

B/C = 1.007527461

อัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR)

โดยใช้ข้อมูลราคาของปี พ.ศ. 2550 มีราคามันสำปะหลังอยู่ที่ 1.38 บาทต่อกิโลกรัม ราคาเอทานอลอยู่ที่ 18 บาทต่อลิตรเป็นเงินท่องเที่ยว 18 บาทต่อลิตร ที่จ่ายเงินเดือนที่ 1 ประจำเดือนกันยายน 5% ค่าใช้จ่ายเพิ่มขึ้น 5%

ตารางที่ 35x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลังการผลิตขนาด 100,000 ลิตรต่อวัน

หน่วย: พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน ลิตรต่อวัน	รวมค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน อุทธรณ์	PWF 8%	NPV	PWF 9%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	734,098.47			734,098.47		-734,098.47	1	-734,098.47	1	-734,098.47
2550		6,425.29		6,425.29		-6,425.29	0.9259	-5,949.17601	0.9174	-5,894.56104
2551		14,295.83		14,295.83		-14,295.83	0.8573	-12,255.8150	0.8417	-12,032.8001
2552		27,604.18	252,586.20	280,190.38	339,576.93	59,386.55	0.7938	47,141.04339	0.7722	45,858.29391
2553		27,604.18	252,586.20	280,190.38	339,576.93	59,386.55	0.735	43,649.11425	0.7084	42,069.43202
2554		27,604.18	252,586.20	280,190.38	339,576.93	59,386.55	0.6806	40,418.48593	0.6499	38,595.31885
2555		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.6302	73,973.10287	0.5963	69,993.90867
2556		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.5835	68,491.44006	0.547	64,207.05692
2557		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.5403	63,420.60851	0.5019	58,913.20268
2558		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.5002	58,713.65607	0.4604	54,041.91774
2559		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.4632	54,370.58275	0.4224	49,581.46406
2660		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.4289	50,344.4364	0.3875	45,484.8895
2661		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3971	46,611.74096	0.3555	41,728.71798
2662		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3677	43,160.75837	0.3262	38,289.47343
2663		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3405	39,968.01258	0.2992	35,120.20371
2664		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.3152	36,998.28947	0.2745	32,220.90882
2665		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2919	34,263.32708	0.2519	29,568.11268
2666		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2703	31,727.91131	0.2311	27,126.6012
2667		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2502	29,368.56607	0.212	24,884.63632
2668		27,604.18	420,977.01	448,581.19	565,961.55	117,380.36	0.2317	27,197.02941	0.1945	22,830.48002
2669		27,604.18	420,977.01	448,581.19	601,335.55	152,754.36	0.2145	32,765.81022	0.1784	27,251.37782
รวม	-360,000.00	517,596.36	707,241.75	832,410.58	954,352.04	121,941.46		70,280.45464		-4,259.83481

จากการคำนวณที่กำลังการผลิต 100,000 ลิตรต่อวัน IRR = 8.942852 %

**ตารางที่ 36x แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลัง
การผลิตขนาด 50,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน	ผลตอบแทน สุทธิ	PWF 8%	NPV	PWF 9%	NPV
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	367,066.76			367,066.76		-367,066.76	1	-367,066.76	1	-367,066.76
2550		3,213.48		3,213.48		-3,213.48	0.9259	-2,975.36113	0.9174	-2,948.04655
2551		7,149.77		7,149.77		-7,149.77	0.8573	-6,129.49782	0.8417	-6,017.96140
2552		15,729.80	126,295.45	142,025.25	169,788.46	27,763.21	0.7938	22,038.4361	0.7722	21,438.75076
2553		15,729.80	126,295.45	142,025.25	169,788.46	27,763.21	0.735	20,405.95935	0.7084	19,667.45796
2554		15,729.80	126,295.45	142,025.25	169,788.46	27,763.21	0.6806	18,895.64073	0.6499	18,043.31018
2555		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.6302	35,769.2193	0.5963	33,845.10548
2556		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.5835	33,118.59642	0.547	31,046.91044
2557		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.5403	30,666.62836	0.5019	28,487.10119
2558		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.5002	28,390.6117	0.4604	26,131.62261
2559		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.4632	26,290.54646	0.4224	23,974.79885
2660		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.4289	24,343.72923	0.3875	21,993.9265
2661		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3971	22,538.80829	0.3555	20,177.65386
2662		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3677	20,870.1078	0.3262	18,514.62922
2663		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3405	19,326.27606	0.2992	16,982.14918
2664		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.3152	17,890.2855	0.2745	15,580.21374
2665		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2919	16,567.81199	0.2519	14,297.47119
2666		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2703	15,341.82796	0.2311	13,116.89397
2667		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2502	14,200.9817	0.212	12,032.80624
2668		15,729.80	210,492.45	226,222.25	282,980.77	56,758.52	0.2317	13,150.94908	0.1945	11,039.53214
2669		15,729.80	210,492.45	226,222.25	300,690.77	74,468.52	0.2145	15,973.49754	0.1784	13,285.18397
รวม	367,066.76	293,499.65	353,627.31	419,639.51	477,178.693	57,494.742		19,608.29463		-16,377.2504

จากกราฟที่กำหนดการผลิต 50,000 ลิตรต่อวัน IRR = 8.544894 %

**ตารางที่ 37ข แสดงอัตราผลตอบแทนจากการลงทุน (Internal Rate of Return: IRR) ที่กำลัง
การผลิตขนาด 30,000 ลิตรต่อวัน**

หน่วย : พันบาท

ปี	ค่าใช้จ่ายของโครงการ		ต้นทุน สินค้า	รวม ค่าใช้จ่าย	ผลตอบแทน ตุกชี	PWF 8%	NPV	PWF 9%	NPV	
	ประเภททุน	ค่าดำเนินงาน								
2549	220,245.45			220,245.45		-220,245.45	1	-220,245.45	1	-220,245.45
2550		1,928.42		1,928.42		-1,928.42	0.9259	-1,785.5240	0.9174	-1,769.13250
2551		4,290.61		4,290.61		-4,290.61	0.8573	-3,678.3399	0.8417	-3,611.40643
2552		10,862.94	75,777.28	86,640.22	101,873.07	15,232.85	0.7938	12,091.83633	0.7722	11,762.80677
2553		10,862.94	75,777.28	86,640.22	101,873.07	15,232.85	0.735	11,196.14475	0.7084	10,790.95094
2554		10,862.94	75,777.28	86,640.22	101,873.07	15,232.85	0.6806	10,367.47771	0.6499	98,99.829215
2555		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.6302	20,563.45751	0.5963	19,457.29882
2556		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.5835	19,039.63418	0.547	17,848.63735
2557		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.5403	17,630.01602	0.5019	16,377.0221
2558		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.5002	16,321.55101	0.4604	15,022.87502
2559		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.4632	15,114.23916	0.4224	13,782.93312
2660		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.4289	13,995.02845	0.3875	12,644.14438
2661		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3971	12,957.39286	0.3555	11,599.98278
2662		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3677	11,998.06939	0.3262	10,643.92231
2663		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3405	11,110.53203	0.2992	9,762.91096
2664		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.3152	10,284.99176	0.2745	8,956.948725
2665		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2919	9,524.711595	0.2519	8,219.509595
2666		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2703	8,819.902515	0.2311	7,540.804555
2667		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2502	8,164.03851	0.212	6,917.5706
2668		10,862.94	126,295.47	137,158.41	169,788.46	32,630.05	0.2317	7,560.382585	0.1945	6,346.544725
2669		10,862.94	126,295.47	137,158.41	180,414.46	43,256.05	0.2145	,9278.422725	0.1784	7,716.87932
รวม	220,245.45	201,751.95	212,1763.89	254,3761.29	286,3072.11	31,9310.82		308,515029		20,334.41768

จาก การคำนวณที่กำลังการผลิต 30,000 ลิตรต่อวัน IRR = 8.014945 %

ระยะเวลาคืนทุน (Payback Period)

ตารางที่ 38x ระยะเวลาคืนทุนแยกตามกำลังการผลิต

ระยะเวลา	ก้าวแรกคลิตขนาด 30,000		ก้าวสองคลิตขนาด 50,000		ก้าวสามคลิตขนาด 100,000	
	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม	กระแสเงินสด	กระแสเงินสดสะสม
2549	-220,245.45	-220,245.45	-367,066.76	-367,066.76	-734,098.47	-734,098.47
2550	-1,928.42	-222,173.87	-3,213.48	-370,280.24	-6,425.29	-740,523.76
2551	-4,290.61	-226,464.48	-7,149.77	-377,430.01	-14,295.83	-754,819.59
2552	15,232.85	-211,232	27,763.21	-349,666.80	59,386.55	-695,433.04
2553	15,232.85	-195,999	27,763.21	-321,904	59,386.55	-636,046
2554	15,232.85	-180,766	27,763.21	-294,140	59,386.55	-576,660
2555	32,630.05	-148,136	56,758.52	-237,382	117,380.36	-459,280
2556	32,630.05	-115,506	56,758.52	-180,623	117,380.36	-341,899
2557	32,630.05	-82,876	56,758.52	-123,865	117,380.36	-224,519
2558	32,630.05	-50,246	56,758.52	-67,106	117,380.36	-107,139
2559	32,630.05	-17,616	56,758.52	-10,348	117,380.36	10,242
2660	32,630.05	15,014	56,758.52	46,411	117,380.36	127,622

ก้าวแรกคลิตขนาด 30,000 = 11.53986065 ปี

ก้าวสองคลิตขนาด 50,000 = 11.18231236 ปี

ก้าวสามคลิตขนาด 100,000 = 10.91274639 ปี

ภาคผนวก ค
รายละเอียดการวิเคราะห์สภาพแวดล้อม

ตารางที่ 1ค การวิเคราะห์ปัจจัยด้าน Societal Environment ที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชออล์

E85

ปัจจัยภายนอก (External Factor)	น้ำหนัก (Weight)	ประเมินผล กระบวนการ (Rating)	คะแนนถ่วงน้ำ หนัก (Weight Score)	สรุปผลความคิดเห็น
นโยบายและ กฎหมาย (Policy- Legal Forces) - นโยบายของ รัฐบาล (O) - กฎหมาย (O)	0.2 0.15	5 5	1.0 0.75	- หน่วยงานต่างๆ ของทาง ภาครัฐออกมาให้การสนับสนุน กฎหมายต่างๆ ที่ออกแบบมีส่วน ช่วยให้มีการใช้อุปกรณ์เป็น พลังงานเพิ่มสูง คือ ทำให้รถ ยนต์แก๊สโซเชออล์ และนำมัน แก๊สโซเชออล์มีราคาถูกลง
เศรษฐกิจ (Economic Forces) - สภาวะ เศรษฐกิจตกต่ำ ทั่วโลก (T) - อัตราเงินเฟ้อลด ต่ำลง (O)	0.1 0.05	1 3	0.1 0.15	- ทำให้ผู้บริโภคให้ความสำคัญ กับราคain การเลือกใช้ชนิด ของเชื้อเพลิงต่ำลง - ส่งผลกระทบต้อยอดขาย เชื้อเพลิง เพราะผู้บริโภค มีกำลัง ซื้อเพิ่มมากขึ้น
สังคมและ วัฒนธรรม (Sociocultural Forces) - ค่านิยม (T)	0.15	1	0.15	- การขยายตัวของการใช้แก๊ส โซเชออล์ E85 ไม่มากเท่าที่ควร

ตารางที่ 1ค การวิเคราะห์ปัจจัยด้าน Societal Environment ที่ส่งผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชออล์ E85 (ต่อ)

ปัจจัยภายนอก (External Factor)	น้ำหนัก (Weight)	ประเมินผล กระบวนการ (Rating)	คะแนนถ่วงน้ำ หนัก (Weight Score)	สรุปผลความคิดเห็น
- พฤติกรรม ผู้บริโภค (O)	0.05	3	0.15	- ผู้บริโภคหันมาใช้เชื้อเพลิง แก๊สโซเชออล์เพิ่มมากขึ้น
เทคโนโลยี Forces) - เทคโนโลยีด้าน ^{การผลิต} อยนต์ (T) - เทคโนโลยีด้าน ^{การดัดแปลง} อยนต์ (O)	0.15 0.15	2 5	0.3 0.75	- จากสถานการณ์ดังกล่าวทำให้ ส่งผลต่อสินค้าที่มีให้ผู้บริโภค ^{ได้เลือกใช้มีให้เลือกน้อย} - จากสถานการณ์ดังกล่าวทำให้ ผู้บริโภคที่ใช้รถรุ่นที่เดิมแก๊ส โซเชออล์ E10 มีโอกาสในการใช้ นำมันแก๊สโซเชออล์ E85 ได้
รวม	1		3.35	ส่งผลให้เกิดโอกาสต่อการใช้ แก๊สโซเชออล์ E85

ที่มา : ปรับปรุงจากเกณฑ์ของ Wheelen& Hunger (1998) และจากการวิเคราะห์

ตารางที่ 2ค การวิเคราะห์ อุตสาหกรรมและการแข่งขันที่มีผลต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85

ปัจจัยภายนอก	น้ำหนัก	ประเมินผล กระบวนการ	คะแนนถ่วง น้ำหนัก	สรุปความคิดเห็น
คู่แข่งขันเดิม (Rivalry among Existing Firms) <ul style="list-style-type: none"> - ผู้ผลิตอุปทานออลในต่างประเทศ (T) - ผู้ผลิตอุปทานออลภายในประเทศ (T) 	0.15 0.1	1 2	0.15 0.2	<ul style="list-style-type: none"> - การกำหนดราคาซึ่งไม่สะท้อนด้านทุนที่แท้จริงภายในประเทศทำให้ผู้ผลิตอุปทานออลในประเทศประสบปัญหา - ทำให้การผลิตอุปทานออลบางช่วงจากวัตถุดิบแต่ละชนิดต้องหยุดดำเนินการผลิต หรือลดกำลังการผลิต
คู่แข่งขันใหม่ที่มีศักยภาพ (Potential Entrants) <ul style="list-style-type: none"> - จำนวนโรงงานอุปทานออลที่เพิ่มขึ้น (T) 	0.05	2.5	0.125	<ul style="list-style-type: none"> - ผลกระทบต่อการตึงส่วนแบ่งการตลาดที่มีอยู่อย่างจำกัด
สินค้าทดแทน (Substitutes) <ul style="list-style-type: none"> - นำมันเชื้อเพลิงสามารถทดแทนกันได้ (T) - ปัจจุบันมีเชื้อเพลิงทางเลือกอื่นๆ (T) 	0.15 0.15	2 1	0.3 0.15	<ul style="list-style-type: none"> - ปริมาณการใช้อาจมีปริมาณไม่มากเท่าที่ควรและขึ้นอยู่กับปัจจัยด้านราคาน้ำมัน และการสินเปลี่ยนนำมัน - คู่แข่งสำคัญมีผลกระทบต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85

ตารางที่ 2ค การวิเคราะห์ อุตสาหกรรมและการแข่งขันที่มีผลต่อการใช้แก๊สโซชอล์ E85 (ต่อ)

ปัจจัยภายนอก	น้ำหนัก	ประเมินผล กระบวนการ	คะแนน ถ่วงน้ำ หนัก	สรุปความคิดเห็น
ผู้ซื้อ (Buyers) - ผู้อุตสาหกรรมเชื้อ ภายในประเทศ (T) - การส่งออกไป ต่างประเทศ (O)	0.15 0.05	2 3	0.3 0.15	<ul style="list-style-type: none"> - ทำให้ผู้ซื้อมีอำนาจในการกด ราคารับซื้อเอทานอลให้ต่ำกว่า ราคาก๊าซโซชอลอ้างอิง - ทำให้การส่งออกยังไม่สามารถ ทำได้ดีเท่าที่ควร
ผู้ขายวัสดุคิบ (Supplier) - เกษตรกรผู้ปลูก มันสำปะหลัง (T) - โรงงานอุตสาหกรรม นอกจังหวัด สำปะหลัง (O)	0.1 0.1	2 3	0.2 0.3	<ul style="list-style-type: none"> - ทำให้ส่งผลต่อต้นทุนในการผลิต เพิ่มสูง - ทำให้โรงงานชะลอการเปิด ดำเนินการ และชะลอการก่อสร้าง ทำให้หากมีการใช้ แก๊สโซชอล์ E85 อาจทำให้มีเอทานอลไม่ เพียงพอ
รวม	1		1.875	

ที่มา : ปรับปรุงจากเกณฑ์ของ Wheelen& Hunger (1998) และจากการวิเคราะห์

ตารางที่ 3ค การวิเคราะห์ในสภาพแวดล้อมภายนอกเพิ่มเติมในส่วนของ Task Environment ที่มีผลต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85

ปัจจัยภายนอก (External Factor)	น้ำหนัก น้ำหนัก	ประเมินผล กระบวนการ	คะแนนถ่วงน้ำ หนัก	สรุปความคิดเห็น
แรงงาน (Employees) - อัตราค่าจ้าง แรงงาน (T)	0.1	2	0.2	- ต้นทุนในการผลิตเอทานอลเพิ่มสูงขึ้น
สมาคมการค้า (Trade Association) - เขตการค้าเสรีอาเซียน (O)	0.2	4	0.8	- มีความเป็นไปได้ที่มีการนำเข้ารดยนต์ E85 มาจำหน่ายภายในประเทศ ซึ่งราคาไม่แตกต่างจากรถยนต์รุ่นปัจจุบันมากนัก
ชุมชน (Communities) - ความเข้มแข็งของชุมชน (T)	0.1	3	0.3	- โรงงานมีต้นทุนในการจัดการของเสียที่จะปล่อยสู่สิ่งแวดล้อมเพิ่มมากขึ้น
เจ้าหนี้(Creditors) - การปล่อยกู้ของธนาคาร (T)	0.1	2	0.2	- โรงงานอาจประสบปัญหารဌေเงินทุนหมุนเวียนในการดำเนินกิจการ
กลุ่มความสนใจพิเศษ(Special Interest Groups) - สำนักงานส่งเสริมการลงทุน (O)	0.25	4	1.0	- จุงใจให้ผู้ประกอบการโรงงานอุดหนุนและช่วยลดต้นทุนในการก่อสร้างโรงงานและการดำเนินการ
รัฐบาล (Governments) - เสถียรภาพของรัฐบาล (O)	0.25	4	1.0	- นโยบายการใช้แก๊สโซเชล์ E85 ได้รับการสนับสนุนอย่างต่อเนื่อง
รวม	1.00		3.5	

ที่มา : ปรับปรุงจากเกณฑ์ของ Wheelen& Hunger (1998) และจากการวิเคราะห์

ตารางที่ 4ค การวิเคราะห์องค์ประกอบภายใน ของธุรกิจการผลิตเอทานอลใน E85

ปัจจัยภายใน (Internal Factor)	น้ำหนัก	ประเมินผล กระบวนการ *	คะแนนถ่วง น้ำหนัก	สรุปผลความคิดเห็น
ชุดแข็ง - ด้านพื้นที่เพาะ ปลูกและวัตถุคิบ	0.30	4.5	1.35	- ประเทศไทยมีความพร้อมทาง ด้านพื้นที่เพาะปลูกและวัตถุคิบที่ สามารถเพิ่มผลผลิตเพื่อ ^{ต้องสนองต่อการใช้แก๊สโซเชล์ E85 ได้} - ได้รับผลดีจากการทางด้าน ^{ภายนอก} ทั้งเครื่องจักรและบุคคลากร ในการผลิต การนำเข้ารถ ยนต์ และอุปกรณ์ที่ใช้ในการดัดแปลง ^{รถยนต์}
การจัดหา ทรัพยากร	0.20	4.0	0.8	
รวม	0.5		2.15	
ชุดอ่อน - การเพิ่มจำนวน สถานีบริการนำมันที่ จำหน่ายแก๊สโซเชล์ E85 ได้ - จำนวนรถยนต์ที่ ใช้แก๊สโซเชล์ E85	0.25	2.0	0.5	- ปัจจุบันสถานีบริการนำมันที่ จำหน่ายแก๊สโซเชล์ E85 มีเพียง 3 แห่ง และการเพิ่มจำนวนต้อง ^{ใช้ต้นทุนที่ค่อนข้างสูง} - ปัจจุบันรถยนต์ที่ใช้แก๊สโซเชล์ E85 มีปริมาณน้อย และรถยนต์ที่ ประกอบในประเทศไทยมีเพียงว่าล์ไวซ์ ^{ซึ่งรถยนต์มีราคาแพงเท่านั้น}
รวม	0.5		0.875	
รวมทั้งหมด	1.0		3.025	

ที่มา : ปรับปรุงจากเกณฑ์ของ Wheelen& Hunger (1998) และจากการวิเคราะห์
หมายเหตุ *การประเมินผลกระบวนการ 1 ถึง 5 โดยคะแนน 1 หมายถึง ก่อให้เกิดชุดอ่อนมากที่สุด
และ คะแนน 5 หมายถึง ก่อให้เกิดชุดแข็งมากที่สุด

ประวัติผู้เขียน

นายวริทธิ์ ศรีสุริยชัย เกิดเมื่อวันที่ 18 พฤษภาคม พ.ศ. 2521 จบการศึกษาระดับประถมศึกษาจากโรงเรียนบ้านประโคนชัยอำเภอจังหวัดบุรีรัมย์ ระดับมัธยมศึกษาตอนต้นและมัธยมศึกษาตอนปลายจากโรงเรียนประโคนชัยพิทยาคม อำเภอประโคนชัย จังหวัดบุรีรัมย์ ระดับปริญตรีสาขาวิศวกรรมเคมีจากมหาวิทยาลัยศรีนครินทร์วิโรฒประสานมิตร ปีการศึกษา 2543 ระดับปริญตรีสาขานิเทศศาสตร์บัณฑิตจากมหาวิทยาลัยสุโขทัยธรรมาธิราช ปีการศึกษา 2549 ปัจจุบันประกอบกิจการ โรงแรมขนาดเล็ก ชื่อ โรงแรมเวียงชัยรีสอร์ท ตั้งอยู่ที่ 61 หมู่ 8 ถนนโซคชัย-เดชอุดม ตำบลประโคนชัย อำเภอประโคนชัย จังหวัดบุรีรัมย์ ในปีการศึกษา 2549 ได้ศึกษาต่อปริญญาโทหลักสูตรการจัดการมหาบัณฑิตสาขาวิชาเทคโนโลยีการจัดการ สำนักวิชาเทคโนโลยีสังคม มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีสุรนารี