ฐปณวัชร์ หมื่นแจ้ง : การผลิตเอทานอล โดยเชื้อยีสต์ทนร้อน *Issatchenkia* sp. S1 (ETHANOL PRODUCTION BY THERMOTOLERANT *ISSATCHENKIA* SP. S1) อาจารย์ที่ปรึกษา : ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.โชคชัย วนภู, 108 หน้า.

การศึกษายีสต์ทนร้อนเพื่อการผลิตเอทานอลเป็นไปอย่างแพร่หลาย เนื่องจากยีสต์ทนร้อน สามารถเจริญและทำให้เกิดกระบวนการหมักได้ดีในประเทศเขตร้อน วัตถุประสงค์ของการศึกษา ครั้งนี้คือหาสภาวะที่เหมาะสมต่อการเจริญและการผลิตเอทานอลของยีสต์ Issatchenkia sp. S1 ใน อาหาร enrich medium การใช้แหล่งคาร์บอนโดยยีสต์ Issatchenkia sp. S1 ซึ่งทำการเปรียบเทียบ ชนิดของแหล่งการ์บอนในอาหารเลี้ยงเชื้อ YM พบว่า Issatchenkia sp. S1 เจริญได้น้อยในอาหาร ้ เลี้ยงเชื้อที่ใช้ซูโครส แลคโตส กลีเซอรอล แมนนิทอล มอลโตส แป้งมันสำปะหลังและแป้งมันฝรั่ง เป็นแหล่งคาร์บอน แต่เมื่อใช้น้ำตาลกลูโคสหรือฟรุกโตสเป็นแหล่งคาร์บอนในอาหารเลี้ยงเชื้อ YM พบว่ายีสต์สามารถเจริญได้ดี และใช้แหล่งคาร์บอนทั้งสองชนิดเพื่อหาความเข้มข้นที่เหมาะสมต่อ การเจริญและการผลิตเอทานอลสำหรับการทคลองใน flask จากทคลองการเลี้ยงยีสต์ Issatchenkia S1 ใน flask พบว่าการผลิตเอทานอลสูงสุดเมื่อทำการการเลี้ยงยีสต์โดยใช้ความเข้มข้นของ กลูโคสที่ 100 กรัมต่อลิตรในอาหารเลี้ยงเชื้อ YM ที่ทำการเติม 2 กรัมต่อลิตร แอมโมเนียมซัลเฟต ทำการเขย่าที่ความเร็วรอบ 200 รอบต่อนาที และบ่มเชื้อที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส ($\mu = 0.205 \pm 0.00$ 0.008 ต่อชั่วโมง $\mathbf{Q}_{p}=2.328\pm0.040$ กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง, $\mathbf{Y}_{ps}=0.511\pm0.009$ กรัมต่อกรัม และ ความเข้มข้นของเอทานอลสูงสุด = 55.877 ± 0.962 กรัมต่อลิตร) จากนั้นศึกษาการผลิตเอทานอลใน ้ถังหมักขนาด 2 ลิตร ซึ่งทำการศึกษาอัตราการให้อากาศและความเร็วในการกวน พบว่า การกวนที่ ความเร็ว 500 รอบต่อนาทีและไม่มีการให้อากาศ โดยใช้อาหารเลี้ยงเชื้อ YM ที่มีน้ำตาลกลูโคส 100 กรัมต่อลิตรและทำการเติม 2 กรัมต่อลิตร แอม โมเนียมซัลเฟต ที่ 40 องศาเซลเซียส ให้ผลสูงสุด ของ μ (0.370 \pm 0.009 ต่อชั่วโมง) Q_p (1.886 \pm 0.056 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง) Y_{ps} (0.516 \pm 0.026 กรัมต่อกรัม) และความเข้มข้นของเอทานอลสูงสุดที่ 49.991 ± 1.495 กรัมต่อลิตร จากนั้นได้ทำการ ผลิตเอทานอลในถังหมักขนาด 10 ลิตร ซึ่งพบว่าผลิตได้น้อยกว่าในถังขนาด 2 ลิตร ($\mu = 0.355 \pm 0.00$ 0.012 ต่อชั่วโมง $\mathbf{Q}_p = 1.335 \pm 0.104$ กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง $\mathbf{Y}_{ps} = 0.431 \pm 0.005$ กรัมต่อกรัม และ ความเข้มข้นของเอทานอลสูงสุด = 42.434 ± 1.699 กรัมต่อลิตร) นอกจากนี้ ได้ทำการพัฒนาการ ผลิตเอทานอลในถังหมักขนาด 10 ลิตร โดยใช้ระบบแบบ fed-batch โดยทำการเติมน้ำตาลกลูโคส ้เพื่อเพิ่มการผลิตเอทานอล พบว่าการเติมน้ำเชื่อมที่มีน้ำตาลกล โคส 350 กรัม ปริมาตร 1 ลิตร ที่เวลา 12 ชั่วโมงและ 400 กรัม ปริมาตร 1 ลิตร ที่เวลา 24 ชั่วโมงหลังจากเริ่มต้นการหมัก ให้ผลสูงสุดของ การผลิตเอทานอล ($\mathbf{Q}_p=1.716\pm0.150\,$ กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง $\mathbf{Y}_{ps}=0.506\pm0.011\,$ กรัมต่อกรัม และความเข้มข้นของเอทานอลสูงสุด = 77.810 ± 1.879 กรัมต่อลิตร) นอกจากนี้ ได้ทำการวิเคราะห์ หาการผลิตกรคอินทรีย์ในถังหมัก 10 ถิตร พบว่าเป็นกรคออกซาโลอะซิติก (oxaloacetic acid) ซึ่ง จะผลิตในช่วงที่มีการเจริญของยีสต์และลดลงเมื่อน้ำตาลกลูโคสถูกใช้จนหมด ความเข้มข้นสูงสุด ของกรคออกซาโลอะซิติกคือ 3.035 ± 0.252 กรัมต่อลิตรที่ 30 ชั่วโมงหลังจากเริ่มต้นการหมัก

สาขาวิชาเทคโนโลยีชีวภาพ ปีการศึกษา 2551 ลายมือชื่อนักศึกษา_____ ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา_____ TAPANAWAT MUAENJANG: ETHANOL PRODUCTION BY
THERMOTOLERANT *ISSATCHENKIA* SP. S1. THESIS ADVISOR:
ASST. PROF. CHOKCHAI WANAPU, Ph.D., 110 PP.

ETHANOL PRODUCTION/ THERMOTOLERANT ISSATCHENKIA SP.

Ethanol production by thermotolerant yeast has been extensively studied, because thermotolerant yeasts are capable of growth and fermentation during the summer periods in non-tropical countries as well as under tropical climates. The aim of this study was to optimized conditions for growth and ethanol production of thermotolerant *Issatchenkia* sp. S1 in enrich medium. The utilization of carbon sources by Issatchenkia sp. S1 was varied with sort of carbons supplemented in YM medium. Issatchenkia sp. S1 showed weakly grown in YM medium with sucrose, lactose, glycerol, manitol, maltose, cassava starch or potato starch as carbon source. When either glucose or fructose was used as carbon source in YM medium, the better growth of Issatchenkia sp. S1 was performed. Glucose and fructose were used for determining the optimal concentration for growth and ethanol production in flask experiments. The cultivation of *Issatchenkia* sp. S1 in flask experiment found that when cultured Issatchenkia sp. S1 in YM medium supplemented with 100 g/L of glucose and 2 g/L (NH₄)₂SO₄ under shaking condition at 200 rpm and incubation at 40 °C showed the highest ethanol production (μ = 0.205 \pm 0.008 h⁻¹, Q_p = 2.328 \pm 0.040 g/L/h, $Y_{ps} = 0.511 \pm 0.009$ g/g and maximum ethanol concentration = 55.877 \pm 0.962 g/L). In 2 L fermenter experiment, aeration rate and agitation speed were varied. The agitation speed at 500 rpm with no aeration in YM medium with 100 g/L and 2 g/L (NH₄)₂SO₄ at 40 °C showed the highest of μ (0.370 \pm 0.009 h⁻¹), Q_p (1.886 \pm 0.056 g/L/h), Y_{ps} (0.516 \pm 0.026 g/g) and ethanol concentration (49.991 \pm 1.495 g/L). The ethanol production by *Issatchenkia* sp. S1 was scale up to 10 L fermenter. The results in 10 L batch culture were lower than that of 2 L fermenter (μ = 0.355 \pm 0.012 h⁻¹, Q_p = 1.335 \pm 0.104 g/L/h, Y_{ps} = 0.431 \pm 0.005 g/g and maximum ethanol concentration = 42.434 \pm 1.699 g/L). Furthermore, the ethanol production by *Issatchenkia* sp. S1 in 10 L fermenter was improved by fed-batch operation by adding glucose for increasing the production of ethanol. A liter of both glucose syrup at 350 g and 400 g were added at 12 h and 24 h after fermentation showed the highest ethanol production (Q_p = 1.716 \pm 0.150 g/L/h, Y_{ps} = 0.506 \pm 0.011 g/g and maximum ethanol concentration = 77.810 \pm 1.879 g/L). Additionally, the production of some organic acids detected by using HPLC technique was investigated in 10 L batch fermentation. Oxaloacetic acid (OAA) is major organic acid produced during log phase and reduced when glucose depleted. The highest concentration of OAA was 3.035 \pm 0.252 g/L at 30 h after fermentation.

School of Biotechnology

Academic Year 2008

Student's Signature_____

Advisor's Signature