อรสุรางค์ โสภิพันธ์ : ปัจจัยที่มีผลต่อการเร่งปฏิกิริยาการเติมหมู่ใชครอกซิลบนฟินอลและ การเกิดโฮโมคัปปลิงของกรดแอริลโบโรนิค (CATALYTIC PARAMETERS FOR PHENOL HYDROXYLATION AND ARYLBORONIC ACID HOMOCOUPLING) อาจารย์ที่ปรึกษา : รองศาสตราจารย์ คร.จตุพร วิทยาคุณ, 183 หน้า.

วัตถุประสงค์ของวิทยานิพนธ์นี้เพื่อเข้าใจคุณสมบัติของตัวเร่งปฏิกิริยาซึ่งมีส่งผลต่อ
ประสิทธิภาพการเดิมหมู่ไฮครอกซิลบนฟืนอลและการเกิดโฮโมคัปปลิงของกรดแอริลโบโรนิค
สำหรับการเดิมหมู่ไฮครอกซิลบนฟืนอล เหล็กเป็นตัวเร่งปฏิกิริยา ซีโอไลต์บีตา และเอ็มซีเอ็ม -22
ในรูปแอมโมเนียม (NH,BEA และ NH,MCM-22) และรูปโปรตอน (HBEA และ HMCM-22) เป็น
ตัวรองรับ โดยเดิมเหล็กบนตัวรองรับซีโอไลต์โดยวิธีการทำให้เอิบชุ่ม วิธีการแลกเปลี่ยนไฮออนใน
สภาวะของเหลว และวิธีการผสมทางกายภาพ พบว่าปริมาณเหล็กที่เดิมลงไปโดยวิธีการแลกเปลี่ยน
ไฮออนในสภาวะของเหลวเป็นเฟส Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub>ซึ่งอยู่ภายในรูพรุนของซีโฮไลด์ และมีปริมาณน้อยกว่าที่
เดิมโดยวิธีการทำให้เอิบชุ่มและวิธีการผสมทางกายภาพ โดยเหล็กบนตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมจาก
วิธีการทำให้เอิบชุ่มและการผสมทางกายภาพเป็นอนุภาคของ Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub>กระจายบนผิวหน้าของซีโฮไลต์
จากการเร่งปฏิกิริยาการเติมหมู่ไฮครอกซิลบนฟืนอล พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมจากวิธีการ
แลกเปลี่ยนไฮออนในสภาวะของเหลวมีประสิทธิภาพในการเร่งปฏิกิริยา มีค่าการแปลงผันของฟืนอล
ประมาณร้อยละ 55 - 65 และค่าจำเพาะต่อผลิตภัณฑ์ (แคทธิดอลและไฮโดรควิโนน) รวมเท่ากับ
ร้อยละ 70 ประสิทธิภาพที่ดีเยี่ยมของตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมได้จากวิธีการแลกเปลี่ยนไฮออนใน
สภาวะของเหลวมาจาก Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub>ที่อยู่ภายในรูพรุนของซีโฮไลต์

เพื่อศึกษาอิทธิพลของปริมาณอะลูมิเนียมในตัวรองรับ ได้กำจัดอะลูมิเนียมในซีโอไลต์บีตา โดยใช้กรดในตริกเกิดเป็น D-BEA และเติมเหล็กเข้าไปในช่องว่างเทตระฮีครัลที่เกิดขึ้นในตัว รองรับ โดยวิธีการแลกเปลี่ยนไอออนในสภาวะของเหลว การกำจัดอะลูมิเนียมมีผลทำให้เกิดการหด ตัวของแลตทิชของซีโอไลต์ และการเติมเหล็กมีผลทำให้เกิดการขยายตัวกลับของแลตทิช โดย ส่วนมากเฟสของ  ${\rm Fe}_2{\rm O}_3$ ใน D-BEA อยู่ที่ตำแหน่งการแลกเปลี่ยนไอออน อัตราการเกิดปฏิกิริย าการ เติมหมู่ไฮดรอกซิลลดลงตามการเพิ่มขึ้น ของเวลาที่ใช้ในการกำจัดอะลูมิเนียมจนถึง 180 นาที

จากนั้นอัตราการเกิดปฏิกิริยาเพิ่มขึ้น ณ เวลาที่ใช้ในการกำจัดอะลูมิเนียมที่ 240 นาที เนื่องจากการรู พรุนซีโอ ไลต์มีขนาดเพิ่มขึ้น เมื่อเปรียบเทียบกับตัวเร่งปฏิกิริยาเหล็กบนตัวรองรับซีโอ ไลต์บีตา พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาเหล็กบนตัวรองรับ D-BEA สามารถเพิ่มความจำเพาะต่อผลิตภัณฑ์แคทธิคอล และ ไฮโดรควิโนนเป็นร้อยละ 80 และมีการสูญเสียมวลน้อยที่สุดในการเกิดปฏิกิริยา

เพื่อเข้าใจสาเหตุของการสูญเสียมวลในปฏิกิริยาการเติมหมู่ไฮครอกซิลบนฟีนอล ตัวเร่ง
ปฏิกิริยาที่ใช้เร่งปฏิกิริยาแล้วถูกนำศึกษาต่อโดยเทคนิคการเกิดออกซิเดชันโดยที่มีการควบคุมการ
เปลี่ยนแปลงอุณหภูมิ ปริมาณโค้กจากการเกิดออกซิเดชันโดยที่มีการควบคุมการเปลี่ยนแปลง
อุณหภูมิมีความสอดคล้องอย่างดีกับการสูญเสียมวลของคาร์บอนจากปฏิกิริยา นอกจากนี้ปริมาณ
และธรรมชาติของโค้กขึ้นอยู่กับปริมาณเหล็กบนตัวเร่งปฏิกิริยา ซอฟโค้กเกิดจากตัวเร่งปฏิกิริยาที่
เตรียมจากวิธีการทำให้เอิบชุ่มและวิธีการผสมทางกายภาพ นอกจากนี้ยังพบกรดอินทรีย์จาก
ปฏิกิริยาออกซิเดชันของแคทธิคอล ไฮโดรควิโนน และเบนโซควิโนนโดยไฮโดรเจนเปอร์ออกไซด์
ซึ่งทดสอบและยืนยันจากเทคนิค Attenuated total internal reflectance spectrometry (ATR) และ
เทคนิคโครมาโตกราฟีของเหลวสมรรถนะสูง (HPLC)

สุดท้ายนี้ การเกิดโฮโมคัปปลิงของกรดแอริสโบโรนิคของตัวเร่งปฏิริยาอัลลอยค์นาโนคลัส เตอร์ของทองและแพลเลเดียมบนตัวรองรับใคโตซานถูกศึกษาพบว่าตัวเร่งปฏิกิริยา Au<sub>0.81</sub>Pd<sub>0.19</sub>:chit มีประสิทธิภาพในการเร่งปฏิกิริยาสูงกว่าเมื่อเปรียบเทียบกับตัวเร่งปฏิกิริยา Au:chit และจาก ความสัมพันธ์ของค่า Hammett แสดงให้เห็นว่าปฏิกิริยาเกิดผ่านกลไกแบบหลากหลายหรือมีความ หลากหลายของตำแหน่งการเกิดปฏิกิริยาบนตัวเร่งปฏิกิริยานี้

สาขาวิชาเคมี ลายมือชื่อนักศึกษา		
ปีการศึกษา 2557	ลายนื้อชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา	

ONSULANG SOPHIPHUN: CATALYTIC PARAMETERS FOR PHENOL HYDROXYLATION AND ARYLBORONIC ACID HOMOCOUPLING.

THESIS ADVISOR: ASSOC. PROF. JATUPORN WITTAYAKUN, Ph.D.

183 PP.

IRON/ ZEOLITE BEA/ DEALUMINATED-BEA/ ZEOLITE MCM-22/ INCIPIENT WETNESS IMPREGNATION/ LIQUID STATE ION EXCHANGE/ PHYSICAL MIXING/ PHENOL HYDROXYLATION/ CHITOSAN/ GOLD-PALLADIUM/ OXIDATIVE HOMOCOUPLING OF ARYLBORONIC ACID.

The objective of this thesis was to understand properties of catalysts and influence the catalytic performance in phenol hydroxylation and oxidative homocoupling of arylboronic acid. For phenol hydroxylation, Fe was employed as an active metal; zeolite BEA and MCM-22 in ammonium form (NH<sub>4</sub>BEA and NH<sub>4</sub>MCM-22) and proton form (HBEA and HMCM-22) were used as supports. Fe was introduced onto the zeolite supports by incipient wetness impregnation (IWI), liquid state ion-exchange (LSIE) and physical mixing (PM). Fe loading in LSIE catalysts was much lower than that in IWI and PM catalysts with isolated Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> inside the pore of zeolite. The Form of Fe in IWI and PM catalysts was Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> particles on the external surface of zeolite. From the phenol hydroxylation testing, the catalyst prepared from LSIE was the most active as it gave the fastest reaction rate and the lowest mass loss. The conversion of phenol was about 55 - 65% while the product selectivity (CAT and HQ) was 70%. The superior property of the catalyst from LSIE came from the presence of isolated Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> inside the pore of zeolite. To further study

the influence of the Al content in support, the zeolite HBEA was dealuminated by HNO<sub>3</sub> producing D-BEA and replaced with Fe in the T-vacant site by LSIE method. The dealumination resulted in a contraction of the zeolite lattice and the Fe insertion resulted in an expansion. The isolated Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> at the ion-exchange position was favored on the D-BEA. The reaction rate decreased with the dealumination time until 180 min, then increased at the dealumination time of 240 min attributing to the opening of zeolite pore. Compared to Fe supported on BEA, the Fe supported on D-BEA raised the product selectivity (CAT and HQ) to 80% and reduced the mass loss.

To understand the cause of the carbon mass loss after phenol hydroxylation, the spent catalysts were studied by temperature programmed oxidation (TPO). The amount of coke from TPO was in good agreement with the carbon mass loss. The amount and nature of coke was depended on the Fe loading method. Softer coke was produced from IWI and PM catalysts. Besides the deep oxidation of CAT, HQ and BQ by H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>, formation of organic acids was suspected and then confirmed by Attenuated Total Internal Reflectance Spectrometry (ATR) and High Performance Liquid Chromatography (HPLC).

Finally, the homocoupling of arylboronic acid over bimetallic Au/Pd alloy nanoclusters stabilized by chitosan was studied. The catalyst  $Au_{0.81}Pd_{0.19}$ :chit was the most active, particularly in comparison with monometallic Au:chit. The observed Hammett correlation indicates that the reaction is likely to occur by multiple mechanisms or multiple catalytic sites probably involved in bimetallic catalysis.

School of Chemistry	Student's Signature
Academic Year 2014	Advisor's Signature