



รายงานวิจัยฉบับสมบูรณ์

โครงการ การสังเคราะห์แพลทินัมโคบอลต์บนคาร์บอนในรูปแบบ core-shell เพื่อใช้ในปฏิกิริยา
ออกซิเดชันที่ข้าวแคโรทดของเชลเซียมเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนไฮdroton
Preparation of Pt-Co/C core-shell nanocatalysts for ORR in PEM fuel cells

รองศาสตราจารย์ ดร. เอกรัตน์ วงศ์แก้ว

โครงการวิจัยประणทางบประมาณเงินรายได้
จากเงินอุดหนุนจากรัฐบาล(งบประมาณแผ่นดิน)
ประจำปีงบประมาณ พ.ศ. ๒๕๖๐
มหาวิทยาลัยบูรพา

รหัสโครงการ 2560A10802138
สัญญาเลขที่ 26/2560

รายงานวิจัยฉบับสมบูรณ์
โครงการ การสังเคราะห์แพลทินัมโคบล็อกบอนในรูปแบบ core-shell เพื่อใช้ใน
ปฏิกิริยาออกซิเดชันที่ข้าวเคลือดของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนประตอน
Preparation of Pt-Co/C core-shell nanocatalysts for ORR in PEM
fuel cells

รองศาสตราจารย์ ดร.เอกรัตน์ วงศ์เกี้ยว
ภาควิชาเคมี คณะวิศวกรรมศาสตร์

กิตติกรรมประกาศ

งานวิจัยนี้ได้รับทุนสนับสนุนการวิจัยจากงบประมาณเงินรายได้จากเงินอุดหนุนจากรัฐบาล (งบประมาณแผ่นดิน) ประจำปีงบประมาณ ๒๕๖๐ มหาวิทยาลัยบูรพา ผ่านสำนักงานคณะกรรมการการวิจัยแห่งชาติ ตามสัญญาเลขที่ ๒๖/๒๕๖๐ โครงการวิจัย เรื่อง “การสังเคราะห์แพลทินัมโคบอลต์บนคาร์บอนในรูปแบบ core-shell เพื่อใช้ในปฏิกิริยาออกซิเดชันที่ข้าวแคคโอดของเชลเซียมเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototon” ซึ่งเป็นโครงการวิจัยที่มีระยะเวลาดำเนินงาน ๒ ปี โดยรายงานนี้เป็นผลงานวิจัยฉบับสมบูรณ์ในปีที่ ๒ ผู้วิจัยขอแสดงความขอบคุณมา ณ. ที่นี้ด้วย

บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์ เพื่อศึกษาสังเคราะห์ตัวเร่งปฏิกิริยาแบบโลหะคู่ที่มีโครงสร้างแบบแกนกลางและเปลือกหุ้มของโลหะแพลทินัม-โคบล็อกบันตัวรองรับคาร์บอนเพื่อใช้ในปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น โดยใช้วิธีการเตรียม 2 วิธี ได้แก่ การเติมโลหะโคบล็อกบันคาร์บอนด้วยวิธีแรงดึงดูดทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรง พบร่วมกับโคบล็อกที่มีการกระจายตัวอย่างตืบเครื่องบัน โดยมีขนาดผลึกเฉลี่ย 1.6 นาโนเมตร ที่ปริมาณโคบล็อกเป็นร้อยละ 5.0 โดยน้ำหนัก และการพอกพูนโลหะแพลทินัมบนโคบล็อกด้วยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้า สัดส่วนของการปักคลุมโลหะแพลทินัมบนโคบล็อก ที่ 0.75, 1.0, 1.5 และ 2.0 โมโนเลเยอร์ ใช้สารละลายกรดคลอโรแพลทินิก (H_2PtCl_6) เป็นสารตั้งต้น, ไดเมธิลเอเม็นโบเรน (DMAB) เป็นสารรีดิวช์ และโซเดียมซิเตรตเป็นสารปรับเสถียร ปริมาณไดเมธิลเอเม็นโบเรนต่อโซเดียมซิเตรตต่อคลอโรแพลทินิกแอนโอนคิดเป็น 5:5:1 โดยมอล ค่าความเป็นกรด-ด่างที่ 10 อุณหภูมิห้อง จากการทดลองพบว่าปริมาณแพลทินัมที่พอกพูนบนโคบล็อกที่สัดส่วนปักคลุมทางฤทธิ์ 0.75, 1.0, 1.5 และ 2.0 โมโนเลเยอร์ ในหน่วยร้อยละโดยน้ำหนักเป็นดังนี้ 5.5, 7.2, 10.9 และ 15.2 ตามลำดับ การวิเคราะห์โครงสร้างและขนาดผลึกด้วยเครื่องเอกซ์เรย์ดิฟเฟรคชันพบว่าขนาดผลึกเฉลี่ยแพลทินัมประมาณ 2.0-2.5 นาโนเมตร และพบโครงสร้างแบบอัลลอยด์ ส่วนการวิเคราะห์โครงสร้างของตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยเครื่องกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (STEM) พบร่วมตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม-โคบล็อกบันตัวรองรับคาร์บอนเกิดโครงสร้างแบบแกนกลางและเปลือกหุ้ม ในการวิเคราะห์สมบัติทางเคมีไฟฟ้าพบว่าตัวเร่งปฏิกิริยา 0.75 โมโนเลเยอร์ให้ค่า ECSA สูงสุดที่ 128.6 ตารางเมตรต่อกรัมแพลทินัม ในการทดสอบการเร่งปฏิกิริยา ORR พบร่วมค่า Mass activity ของตัวเร่งปฏิกิริยาทุกตัวในรูปแบบแกนกลางเปลือกหุ้มสูงกว่า 20%Pt/C (E-Tek) และตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม โคบล็อกที่มีแพลทินัมพอกพูน 1.5 โมโนเลเยอร์ให้ค่า Surface activity สูงสุดที่ 0.056 แอมเปอร์ต่อตารางเมตร ถือว่าเป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่เร่งปฏิกิริยา ORR ได้ดีที่สุด นอกจากนี้ยังพบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม โคบล็อกรูปแบบแกนกลางเปลือกหุ้มมีความคงทนต่อสภาวะการป้อนโหลดแบบ cyclic ไม่มีการลดลงของประสิทธิภาพการทำงาน และไม่พบรากурсลดร่อนจากข้อไฟฟ้า

คำสำคัญ : การพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้า, ตัวเร่งปฏิกิริยาแบบโลหะคู่, ตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม-โคบล็อกบันตัวรองรับคาร์บอน, โครงสร้างแบบแกนกลางและเปลือกหุ้ม, ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น

Abstract

This work aims to study the core-shell structured preparation of Pt-Co/Carbon XC72 using as a catalyst for the oxygen reduction reaction. There are 2 preparation techniques: strong electrostatic adsorption for Co core, and electroless deposition (ED) for Pt-shell. The loading of Co was 5.0%wt. Co was well dispersed on Carbon with an average crystalline size of 1.6 nm. For ED, hexachloroplatinic acid (H_2PtCl_6) was used as a Pt precursor; dimethylamine borane (DMAB) was a reducing agent and sodium citrate was used as a stabilizer. The molar ratio of DMAB to sodium citrate to Chloroplatinic anion was 5:5:1. The preparation condition was controlled to pH 10, room temperature and the solution was rigorously stirred. The results showed that with various Pt precursor concentrations (0.75, 1.0, 1.5 and 2.0 monolayer), Pt was successfully deposited on Co with different loadings: 5.5, 7.2, 10.9 and 15.2%wt, respectively. XRD results showed that the presence of Pt peaks was observed for all samples. The average crystalline size of Pt was 2.0-2.5 nm. Furthermore, alloy structure was also observed, STEM images indicated the core-shell structure produced. Electrochemical evaluation of the Pt-Co/C catalysts showed the high active surface, mass activities and surface activities for oxygen reduction reaction compared to commercial Pt/C fuel cell catalyst. A 1.5MLPt-Co/C has the highest SA of $0.056\text{ m}^2/\text{g}_{\text{Pt}}$ and it is the best candidate catalyst for ORR. Moreover, the durability test was conducted with 7200 cyclic potential. There was no deactivation of the catalyst observed.

Keywords: Electroless deposition, Bimetallic catalysts, Pt-Co/C, Core-shell structures, Oxygen reduction reaction.

สารบัญ

	หน้า
กิตติกรรมประกาศ	ก
บทคัดย่อภาษาไทย	ข
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ	ค
สารบัญ	ง
สารบัญตาราง	ช
สารบัญรูป	ซ

บทที่ 1 บทนำ

1.1 ความสำคัญและที่มาของปัญหาที่ทำการวิจัย	1
1.2 วัตถุประสงค์	5
1.3 ขอบเขตการวิจัย	6
1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ	6

บทที่ 2 ทฤษฎีและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

2.1 เซลล์เชื้อเพลิง	7
2.2 เซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน (Proton Exchange Membrane Fuel Cell: PEMFC)	9
2.3 ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชัน (Oxygen Reduction Reaction: ORR)	12
2.4 ก้มมันตภาพ (Activity)	14
2.5 สัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยา (Selectivity)	15
2.6 ตัวเร่งปฏิกิริยา	17
2.7 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา	19
2.7.1 วิธีการเคลือบฝัง (Impregnation Method)	19
2.7.2 วิธีการพอกพุนโลหะแบบไม่ใช้ไฟฟ้า (Electroless Deposition Method, ED)	20
2.8 การวิเคราะห์คุณสมบัติเฉพาะของตัวเร่งปฏิกิริยา (Catalyst Characterization)	22
2.8.1 การวิเคราะห์โครงสร้างผลึกด้วยเทคนิคการเลี้ยวเบน ของรังสีเอกซ์เรย์ (X-ray diffraction, XRD)	22
2.8.2 การวิเคราะห์พื้นที่ผิวและขนาดรูพรุนด้วยเทคนิคบีเอที (Brunauer-Emmett-Teller Method, BET)	24

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
2.8.3 การวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพของตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (Transmission Electron Microscope, TEM)	27
2.8.4 การวิเคราะห์องค์ประกอบของธาตุภายในตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยเครื่องอีกซเรย์แบบกระจายพลังงาน (Energy Dispersive X-ray Spectrometer, EDX)	29
2.8.5 เครื่องเครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง (UV-VIS Spectrophotometer)	30
2.8.6 การวิเคราะห์ปริมาณโลหะด้วยเครื่องวิเคราะห์โลหะหนัก (Atomic Absorption Spectrophotometer, AAs)	31
2.8.7 การวิเคราะห์ผิววัสดุเชิงเคมีด้วยเครื่องวิเคราะห์ผิววัสดุ (X-ray Photoelectron Spectroscopy, XPS)	32
2.9 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	34
 บทที่ 3 อุปกรณ์และวิธีการทดลอง	
3.1 สารเคมี	36
3.2 อุปกรณ์และเครื่องมือ	37
3.3 วิธีการทดลอง	37
3.3.1 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโดยใช้โลหะโคบล็อตเป็นโลหะแกนกลาง ด้วยวิธีการแร่ดึงดูดเชิงไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรง	37
3.3.2 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโดยใช้โลหะแพลทินัมเป็นโลหะเปลือกห้มด้วยวิธีการพอกพูนโลหะแบบบ่มใช้ไฟฟ้า	38
3.4 การวิเคราะห์ผล	
3.4.1 การวิเคราะห์ปริมาณโลหะแพลทินัมที่คุณภาพบนโลหะโคบล็อตที่อยู่บนตัวรองรับคาร์บอน	39
3.4.2 การวิเคราะห์พื้นที่ผิวจำเพาะของตัวเร่งปฏิกิริยา	40
3.4.3 การวิเคราะห์โครงสร้างทางเคมีและขนาดผลึกของตัวเร่งปฏิกิริยา	40
3.4.4 การวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพของตัวเร่งปฏิกิริยา	40
3.5 การทดสอบประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยา	41
3.6 แผนการทดลอง	41
 บทที่ 4 ผลการทดลองและอภิปรายผลการทดลอง	
4.1 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา	42

สารบัญ (ต่อ)	หน้า
4.1.1 ตัวเร่งปฏิกิริยาโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอน	42
4.1.2 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัมบนโคบอลต์บน ตัวรองรับคาร์บอนที่เตรียมด้วยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้า	45
4.2 การวิเคราะห์คุณสมบัติเชิงพาหะของตัวเร่งปฏิกิริยา	
4.2.1 ผลการวิเคราะห์ด้วยเครื่อง X-Ray diffraction	52
4.2.2 ผลการวิเคราะห์โครงสร้างของตัวเร่งปฏิกิริยาด้วย STEM	53
4.3 การประเมินค่า Electrochemical surface area (ECSA)	54
4.4 การทดสอบประสิทธิภาพปฏิกิริยา ORR	55
4.5 การทดสอบการคงอยู่ของตัวเร่งปฏิกิริยา (Durability test)	57
บทที่ 5 สรุปผลการทดลอง	59
บรรณานุกรม	61

สารบัญตาราง

	หน้า
ตารางที่ 2.1 ประเภทของเซลเซียสเพลิง	8
ตารางที่ 3.1 แผนกราฟคลื่น	41
ตารางที่ 4.1 ปริมาณแพลทินัมที่พอกพูนบนโคบอัลต์ด้วยวิธีการพอกพูนแบบ ไม่ใช้ไฟฟ้าที่สัดส่วนปกคลุมต่างๆ	51

สารบัญรูป

	หน้า
รูปที่ 1.1 หลักการทำงานของเซลล์เชือเพลิงแบบเยื่อแผ่นแลกเปลี่ยนprotoon	2
รูปที่ 1.2 แนวโน้มในตำแหน่งกัมมันตภาพออกซิเจนรีดักชั่นเป็นฟังก์ชันกับ	4
พลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจน	
รูปที่ 2.1 การทำงานของเซลล์เชือเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprotoon	10
รูปที่ 2.2 องค์ประกอบของเซลล์เชือเพลิง	11
รูปที่ 2.3 หลักการเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นที่ขั้วแค็โทด	13
รูปที่ 2.4 แนวโน้มในตำแหน่งกัมมันตภาพออกซิเจนรีดักชั่นเป็นฟังก์ชันกับ	14
พลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจน	
รูปที่ 2.5 แนวโน้มในตำแหน่งกัมมันตภาพออกซิเจนรีดักชั่นเป็นฟังก์ชันทั้ง	15
ออกซิเจนและพลังงานที่มีผลผูกพันกลุ่มไฮดรอกซิล	
รูปที่ 2.6 จำนวนอิเล็กตรอนทั้งหมดที่ถูกถ่ายโอน(n) ในระหว่างการเกิดปฏิกิริยา	16
ออกซิเจนรีดักชั่นที่ขั้วแค็โทด (a) proto (Hg), ทอง (Au), เงิน (Ag),	
ทองแดง (Cu) และ Au ₆₀ Cu ₄₀ และ (b) แพลทินัม (Pt), แพลเลเดียม (Pd)	
และ Pd ₈₀ Co ₂₀ เป็นฟังก์ชันที่มีศักยภาพในการประยุกต์ใช้	
สารละลายกรดซัลฟูริกในออกซิเจนอิมิต้า 0.5 โมลาร์	
รูปที่ 2.7 การแพร่จากภายในออกของสารตั้งต้น	17
รูปที่ 2.8 การแพร่ของสารตั้งต้นสู่ภายนอกรูปrun	18
รูปที่ 2.9 การดูดซับทางเคมีของสาร A บนผิวน้ำตัวเร่งปฏิกิริยา	18
รูปที่ 2.10 การเกิดปฏิกิริยานั้นผิวน้ำเร่งปฏิกิริยาจากไมเลกุล A ไปเป็น B	19
รูปที่ 2.1 เครื่อง X-ray diffraction	23
รูปที่ 2.2 การทำงานของเครื่อง XRD	23
รูปที่ 2.3 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย XRD	24
รูปที่ 2.4 เครื่อง BET	24
รูปที่ 2.5 การวัดพื้นที่ผิวโดยใช้วิธีการดูดซับกําชด้วยเทคนิคบีอีที	25
รูปที่ 2.6 ไอโซเทอร์มการดูดซับและคายซับของมีโซพรัส	26
รูปที่ 2.7 การพล็อตกราฟในรูปเส้นตรงของสมการ BET ซึ่งมีค่า P/P_0 อยู่	26
ระหว่าง 0.05-0.30 เพื่อใช้คำนวนหาค่าการปกคลุมแบบชั้นเดียว (V_m)	
รูปที่ 2.8 เครื่อง Transmission Electron Microscope	28
รูปที่ 2.9 ส่วนประกอบและการทำงานของเครื่อง TEM	28
รูปที่ 2.10 ตัวอย่างภาพโครงสร้างที่วิเคราะห์ด้วย TEM	29
รูปที่ 2.11 เครื่อง Energy Dispersive X-ray Spectrometer	29
รูปที่ 2.12 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย EDX	30

สารบัญรูป (ต่อ)

	หน้า
รูปที่ 2.23 ส่วนประกอบและการทำงานของเครื่อง UV-VIS Spectrophotometer	30
รูปที่ 2.24 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย UV-VIS Spectrophotometer	31
รูปที่ 2.25 เครื่อง Atomic Absorption Spectrophotometer	31
รูปที่ 2.26 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย Atomic Absorption Spectrophotometer	32
รูปที่ 2.27 เครื่อง X-ray Photoelectron Spectroscopy	32
รูปที่ 2.28 การทำงานของเครื่อง X-ray Photoelectron Spectroscopy	33
รูปที่ 2.29 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย X-ray Photoelectron Spectroscopy	33
รูปที่ 4.1 pH drift of XC-72	42
รูปที่ 4.2 Temperature programmed reduction (TPR) profile ของ 5%Co/C	43
รูปที่ 4.3 XRD pattern ของ 5%Co/C	44
รูปที่ 4.4 STEM images of 5%Co/C	44
รูปที่ 4.5 UV-vis spectrum ของสารละลายน้ำอะเหลวทินิกความเข้มข้น 200 ppm	46
รูปที่ 4.6 calibration curve from UV-vis spectrophotometer	47
รูปที่ 4.7 calibration curve from AA	47
รูปที่ 4.8 ความเข้มข้นของแพลทินัมเป็นฟังก์ชันกับเวลาในการทดสอบความเสถียร	48
รูปที่ 4.9 ความเข้มข้นของแพลทินัมเป็นฟังก์ชันกับเวลาในการทดสอบแรงดึงดูดทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรง	49
รูปที่ 4.10 การพอกพูนแพลทินัมแบบไม่ใช้ไฟฟ้าบนโคบอลต์ที่สัดส่วนการปักคลุม 0.75 มोโนเลเยอร์	50
รูปที่ 4.11 ปริมาณการพอกพูนแพลทินัมที่สัดส่วนปักคลุมต่างๆ	51
รูปที่ 4.12 รูปแบบ XRD ของสารตัวอย่าง: a) Pt, b) 5%Co/C, c) 5.5%Pt on 5%Co/C, d) 7.2%Pt on 5%Co/C, e) 10.9%Pt on 5%Co/C, and f) 15.2%Pt on 5%Co/C	52
รูปที่ 4.13 STEM Dark-bright field images of 10.9%Pt on 5%Co/C	53
รูปที่ 4.14 Cyclic voltammogram ของตัวเร่งปฏิกิริยา Bimetallic core-shell PtCo/C	54
รูปที่ 4.15 Electrochemical active surface area (ECSA) for 5.0 mV/s in N₂ saturated 0.1M HClO₄	54
รูปที่ 4.16 Mass activity (A/g_{pt}) of Pt-Co/C catalysts and commercial catalysts	56
รูปที่ 4.17 surface activity (A/m²_{pt}) of Pt-Co/C catalysts and commercial Catalysts	56

สารบัญรูป (ต่อ)

หน้า

รูปที่ 4.18 Cyclic voltammogram ของตัวเร่งปฏิกิริยา 0.75 ML coverage: 57

— - - แสดง CV ของ fresh catalyst — แสดง CV ของ catalyst
ที่ผ่านการทดสอบ 7200 cycles

รูปที่ 4.19 Current potential curves for oxygen reduction ของตัวเร่งปฏิกิริยา 57
0.75 ML coverage:

— - - แสดงผลการทดสอบของ fresh catalyst และ
— แสดงผลการทดสอบของ catalyst ที่ผ่านการทดสอบ 7200 cycles

บทที่ 1

บทนำ

1.1 ความสำคัญและที่มาของปัญหาที่ทำการวิจัย

ในปัจจุบันน้ำมันดิบเป็นแหล่งพลังงานที่สำคัญของโลก เมื่อจำนวนประชากรเพิ่มมากขึ้นทำให้เกิดความต้องการใช้พลังงานเพิ่มสูง ขณะที่ปริมาณน้ำมันดิบมีอยู่อย่างจำกัดจึงนำไปสู่ปัญหาการขาดแคลนพลังงานขึ้น โดยเฉพาะน้ำมันดิบที่มีปริมาณลดลงอย่างรวดเร็ว ส่งผลกระทบต่อราคาของน้ำมัน โดยราคาเพิ่มขึ้นอย่างน่าตกใจ ราคาน้ำมันปี 2540 - 2554 เพิ่มเป็น 112.48 ดอลลาร์สหรัฐฯ ต่อบาร์เรลจากระดับ 18.14 ดอลลาร์สหรัฐต่อบาร์เรล และในปี 2557 น้ำรากาน้ำมันดิบโลกอยู่ที่ราคากลม 105 ดอลลาร์สหรัฐต่อบาร์เรล การแสวงหาแหล่งพลังงานทดแทนใหม่ที่มีประสิทธิภาพเทียบเท่าหรือสูงกว่าแหล่งพลังงานเดิมจึงเป็นจุดสนใจของนักวิทยาศาสตร์

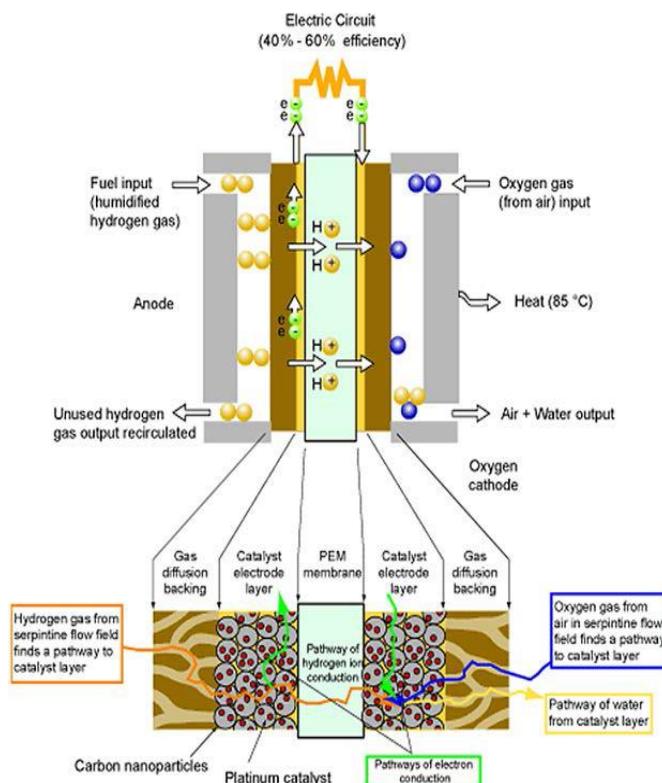
นอกจากนั้นแล้วการใช้พลังงานจากเชื้อเพลิงที่ผลิตมาจากน้ำมันดิบโดยผ่านกระบวนการเผาไหม้ เช่น กรณีเครื่องยนต์ยานพาหนะที่มีการใช้น้ำมันเป็นเชื้อเพลิงในการเผาไหม้จะทำให้เกิดการเผาไหม้ที่ไม่สมบูรณ์ มีการปล่อยก๊าซพิษ ได้แก่ ก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์, ก๊าซคาร์บอนมอนอกไซด์ และก๊าซไนโตรเจนออกไซด์ ออกสู่ชั้นบรรยากาศ ก๊าชเหล่านี้ก่อให้เกิดมลพิษทางอากาศและเป็นสาเหตุของการทำลายชั้นโอดีซอนมากที่สุด ซึ่งนำไปสู่ภาวะโลกร้อน

ดังนั้น นักวิทยาศาสตร์ทั่วโลกได้พยายามศึกษาหารือเพื่อแก้ไขปัญหาดังกล่าว ทำได้โดยการหาแหล่งพลังงานประเภทใหม่ที่ใช้ทดแทนพลังงานน้ำมันและที่สำคัญต้องเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อม เช่น แสงอาทิตย์ พลังงานจากไฮโดรเจน พลังงานนิวเคลียร์ เชื้อเพลิงจากพืช เช่น เอทานอล ใบโอดีเซล เป็นต้น ในจำนวนนี้ เทคโนโลยีไฮโดรเจนและเซลล์เชื้อเพลิง (Hydrogen and Fuel Cell) เป็นทางเลือกหนึ่ง ที่มีศักยภาพสูงในการนำมาใช้งาน และขณะนี้หัน注意力ไปทางต่าง ๆ ทั่วโลก ทั้งทางภาครัฐและเอกชนได้ให้ความสนใจ และร่วมลงทุนในการเตรียมพร้อมการผลิตเซลล์เชื้อเพลิง เช้าสู่ตลาดพลังงานไฟฟ้า เนื่องจากเป็นพลังงานทดแทนที่สะอาดและไม่มีมลพิษต่อสิ่งแวดล้อม จึงนับได้ว่าเทคโนโลยีนี้อาจเข้ามายืดหยุ่นมากในอนาคต

เซลล์เชื้อเพลิง (Fuel cell) เป็นอุปกรณ์ผลิตกระแสไฟฟ้าที่ไม่ผ่านการเผาไหม้เชื้อเพลิง จึงไม่ก่อให้เกิดก๊าซที่เป็นมลพิษต่อสิ่งแวดล้อมและมีคุณสมบัติหลายอย่างที่น่าสนใจ เช่น การให้ประสิทธิภาพที่สูง ปล่อยมลพิษต่ำหรือมีการปล่อยมลพิษเท่ากับศูนย์ เนื่องจากเซลล์เชื้อเพลิงดำเนินการด้วยก๊าซไฮโดรเจน ซึ่งก๊าซไฮโดรเจนถือได้ว่าเป็นพลังงานสะอาด ผลิตภัณฑ์ที่ได้ ได้แก่ กระแสไฟฟ้า น้ำ และความร้อน (Barbir, F., 2013) เซลล์เชื้อเพลิงสามารถแบ่งได้ตามชนิดอีเล็ก tro-ไลต์เป็น 7 ชนิด คือ เซลล์เชื้อเพลิงชนิดเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน (Proton Exchange Membrane Fuel Cell: PEMFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดแอลคาไลน์ (Alkaline Fuel Cell: AFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดใช้เมทานอลโดยตรง (Direct Methanol Fuel Cell : DMFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดกรดฟอสฟอริก (Phosphoric Acid Fuel Cell: PAFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดคาร์บอนเนตหลอมเหลว (Molten Carbonate Fuel Cell: MCFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดออกไซด์แจ็ง (Solid Oxide Fuel Cell: SOFC) และเซลล์เชื้อเพลิงแบบป้อนกลับ (Regenerative Fuel Cell, RFC) ซึ่งเซลล์เชื้อเพลิงที่ถูกเลือกใช้มากที่สุดสำหรับเครื่องยนต์สันดาปหรือยานพาหนะ คือ เซลล์เชื้อเพลิงชนิดเยื่อเมมเบรน-

แลกเปลี่ยนโปรตอน (Proton Exchange Membrane Fuel Cell: PEMFC) โดยเซลล์เชื้อเพลิงชนิดนี้จะทำงานที่อุณหภูมิเพียง 60-80 องศาเซลเซียส ซึ่งเป็นอุณหภูมิในการทำงานที่ต่ำ ให้ประสิทธิภาพสูง เชื้อเพลิงที่ใช้คือ ก๊าซไฮโดรเจน (บริสุทธิ์ที่ 99.99%) และอากาศ มีขนาดกะทัดรัด และมีน้ำหนักเบากว่าเซลล์เชื้อเพลิงชนิดอื่น (Holton, O.T. & Stevenson, J.W., 2013) หลักการทำงานของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อแลกเปลี่ยนโปรตอนแสดงได้ดังรูปที่ 1.1

ก๊าซไฮโดรเจนจะถูกป้อนเข้าที่ขั้วแอนโโนดซึ่งจะเกิดปฏิกิริยาไฮโดรเจนออกซิเดชัน (Hydrogen Oxidation



รูปที่ 1.1 หลักการทำงานของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน

(Jacobson, D., 2004)

Reaction, HOR) และก๊าซออกซิเจนจะถูกป้อนที่ขั้วแค็妥ดซึ่งจะเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนเริ่ดตักชั้น (Oxygen reduction reaction, ORR) ที่ขั้วแอนโโนดและแค็妥ดจะมีตัวเร่งปฏิกิริยา เมื่อก๊าซไฮโดรเจนสัมผัสกับตัวเร่งปฏิกิริยา จะเกิดการแตกตัวเป็นไอออนของไฮโดรเจน (H^+) และอิเล็กตรอน (e^-) โดยไอ้อนของไฮโดรเจนจะผ่านเข้าสู่อิเล็กโทรไลต์ ดังนั้น อิเล็กโทรไลต์ที่นำมาใช้ต้องมีการถ่ายไอออนประจุได้ดีและจะต้องไม่ให้อิเล็กตรอนวิ่งผ่าน ส่วนอิเล็กตรอนจะเคลื่อนที่ออกจากเซลล์ไฟฟ้าเคมีสู่วงจรภายนอกผ่านโหลด (Load) ไปยังขั้วแค็妥ด การเคลื่อนที่ของอิเล็กตรอนไปยังขั้วแค็妥ดจะทำให้เกิดกระแสไฟฟ้า เมื่อไอ้อนของไฮโดรเจนและอิเล็กตรอนไหลไปยังขั้วแค็妥ดที่มีการป้อนออกซิเจนและเมื่อสัมผัสกับตัวเร่งปฏิกิริยาจะทำให้เกิดน้ำ (H_2O) ซึ่งอธิบายในรูปสมการเคมีได้ดังนี้

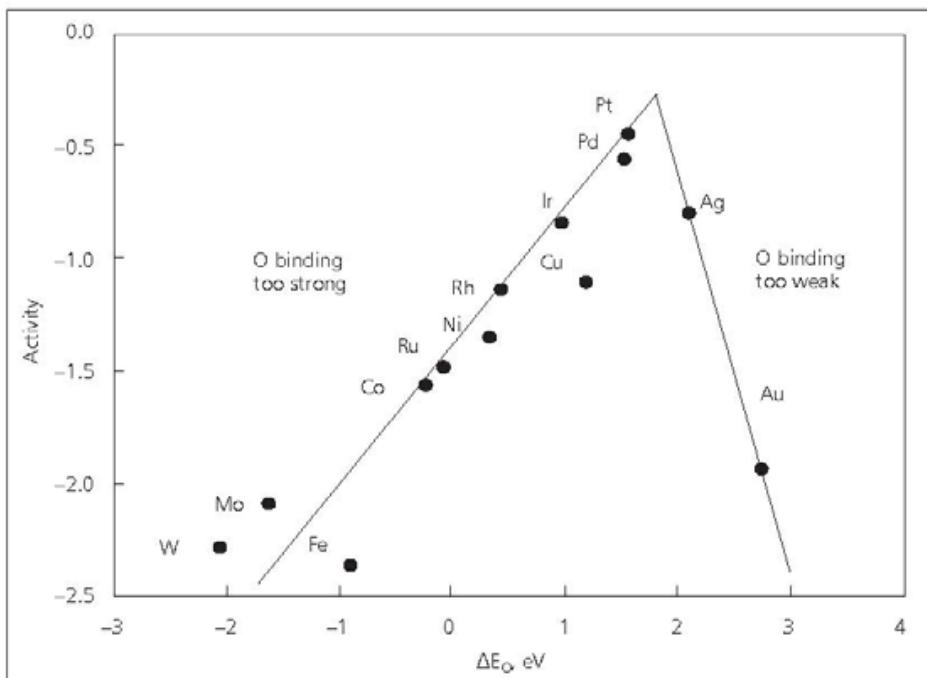


แต่จากการศึกษาพบว่าปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นเป็นปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นช้า และในการเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นที่มีการใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา การเลือกตัวเร่งปฏิกิริยาที่ไม่เหมาะสมจะทำให้เกิดไฮโดรเจน Peroxide (Hydrogen peroxide, H_2O_2) ซึ่งส่งผลให้เซลล์เข้าเพลิงเกิดการสูญเสียประสิทธิภาพ ดังนั้น ตัวเร่งปฏิกิริยาที่นำมาใช้กับปฏิกิริยานี้ควรได้รับการศึกษาและพัฒนาเพื่อให้เหมาะสมกับสภาพการใช้งาน

ตัวเร่งปฏิกิริยาที่นิยมใช้ในเซลล์เข้าเพลิงชนิดเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน คือ แพลทินัม เนื่องจากมีก้มั่นตภาพสูงและมีความทนทานต่อสภาพที่ทำปฏิกิริยา เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาจำพวกของแข็งที่ไม่มีรูพรุน ทำให้มีพื้นที่ผิวต่ำจึงต้องมีการกระจายตัวบนพื้นผิวของตัวรองรับ สามารถทนต่อการกัดกร่อน และว่องไวในการเกิดปฏิกิริยา (Litster, S. & McLean, G., 2003) สำหรับปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น แพลทินัมเป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่ไม่ทำให้เกิดไฮโดรเจน Peroxide แต่เนื่องด้วยในเชิงพาณิชย์แพลทินัมมีราคาที่แพงมาก และเมื่อใช้งานเป็นระยะเวลานานจะทำให้ตัวแห้งก้มั่นต์มีความเสื่อมสภาพ ส่งผลให้แพลทินัมมารุมตัวกัน เป็นผลึกขนาดใหญ่ ดังนั้น เพื่อเป็นการรักษาสภาพการทำงานของแพลทินัม จึงมีการศึกษาวิธีการที่ทำให้แพลทินัมมีการกระจายตัวดีบนตัวรองรับ ซึ่งเป็นการลดปริมาณการใช้แพลทินัม และทำให้ต้นทุนการผลิตเซลล์เข้าเพลิงลดลง วิธีการที่ใช้ในการลดปริมาณแพลทินัมวิธีการหนึ่ง คือ การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่ แพลทินัมกับโลหะอื่น โดยวิธีการนี้ไม่เพียงลดปริมาณการใช้แพลทินัม แต่ยังช่วยทำให้โลหะแพลทินัมคงความเสถียร และช่วยทำให้โลหะแพลทินัมมีก้มั่นตภาพสูงขึ้น

ปัจจุบันนี้มีนักวิจัยหลายกลุ่มพบรากурсการใช้โลหะในรูป Bimetallic สามารถลดปริมาณแพลทินัม และเพิ่มประสิทธิภาพในการเร่งปฏิกิริยา ORR ได้ด้วย โดยโลหะที่จะนำมาใช้ร่วมกับโลหะแพลทินัมส่วนใหญ่จะเป็นโลหะ แทรนซิชัน (Transition) ที่มีราคาไม่แพง สามารถสังเคราะห์ได้ง่าย และมีความเสถียรต่อสภาพการใช้งาน ได้แก่ nickel (Ni), โคบอลต์ (Co), ทองแดง (Cu) และเหล็ก (Fe) เป็นต้น (Long, N.V. และคณะ, 2013)

Sabatier พบรากурсการใช้โลหะปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นที่ดี ควรมีค่าพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจนปานกลาง ถ้ามีค่าพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจนมากเกินไปจะส่งผลให้การดูดซับออกซิเจนช้า และถ้ามีค่าพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจนอ่อนเกินไปการสลายตัวและการถ่ายโอนอิเล็กตรอนจะทำได้ยาก โดยค่าพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจนอยู่ในช่วงที่ 1.2



รูปที่ 1.2 แนวโน้มในตัวแหน่งกัมมันตภาพออกซิเจนรีดักชั่นเป็นฟังก์ชันกับพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจน (Holton, O.T. & Stevenson, J.W., 2013)

รูปที่ 1.2 แสดงให้เห็นว่า Co, Ru, Ni และ Rh มีค่าพลังงานยึดเหนี่ยวใกล้เคียงกัน อยู่ในระดับแรกยึดเหนี่ยวปานกลาง จะเหมาะที่จะนำมาร่วมใช้กับแพลทินัม ดังนั้นจากการค้นคว้าพบว่า Bimetallic หรือ alloy ที่ได้รับการศึกษาได้แก่ PtCo/C, PtNi/C, PtFe/C หรือ PtCu/C (Esscano, M.C.S. et.al., 2014, Neyerlin, K.C. et.al., 2009, Toda, T., 1999) ซึ่งโครงสร้างแบบ alloy ของ Pt กับ transition metal นำไปสู่การลดลงของ Pt-Pt distance และ การเปลี่ยนแปลง electronic structure โดยการเพิ่ม 5d orbital vacancies ทำให้เพิ่ม π electron donation จากออกซิเจนไปที่แพลทินัม ส่งผลให้ปฏิกิริยา ORR เกิดได้เร็วขึ้น แต่การใช้โลหะ Pt-M (เมื่อ M คือโลหะทรายซิชน) ในรูป alloy M ไอนอนจะเกิดการหลุดหรือละลายออกไปจากโครงสร้าง และเคลื่อนที่ผ่านเยื่อเมมเบรนไปยังขั้วแอดโโนด และเกิดการผังตัวเป็นพิล์มบางซึ่งเป็นพิษต่อเยื่อเมมเบรน (Carrette, L. et.al., 2001, Mani, P., et. Al., 2011) ในการทดสอบ Durability ของตัวเร่งปฏิกิริยา Pt/C และ PtCo/C Xu (2010) พบว่า Co เกิดการ leaching ออกจากรูป alloy Pt-Co ในสภาพที่ทำการทดลองคือ intensive potential cycling โดย Pt-Co/C ในรูป alloy มีการสูญเสียประสิทธิภาพในการเร่งปฏิกิริยา ORR 多 กว่า Pt/C Teng, J.M., และคณะ (2016) ได้ทำการทดลองตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่ Pt-Co บนตัวรองรับคาร์บอน ซึ่งได้กัมมันตภาพสูงกว่าตัวเร่งปฏิกิริยา Pt/C นอกจากนี้แล้วตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่บางตัวช่วยเพิ่มกัมมันตภาพและยังลดค่าโอเวอร์โพเทนเซียล (Overpotential) เช่น งานวิจัยของ Toda, T. และคณะ (1999) ได้ทำการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่โลหะแพลทินัม PtCo, PtFe, PtNi โดยทดสอบด้วยระบบอาเร่อฟแมกนิตรอนสปัตเตอริง (RF Magnetron Sputtering System) พบรากกัมมันตภาพที่ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นของตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่แพลทินัมดีกว่าตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะแพลทินัมเดียว โดยที่เพิ่มผิวตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่แพลทินัมมีการให้และรับอิเล็กตรอน ผ่านกลไกการเกิดปฏิกิริยา 4 อิเล็กตรอนได้ผลิตภัณฑ์ คือ น้ำ และยัง

เกิดปฏิกิริยาเร็วขึ้น งานวิจัยของ Yano, H. และคณะ (2007) ได้ทำการสังเคราะห์ตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่แพลทินัมที่แตกต่างกัน 5 ชนิด คือ PtCo, PtCr, PtNi, PtV และ PtFe บนตัวรองรับคาร์บอนโดยวิธี nano capsule (Nanocapsule method) พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาที่ทำการสังเคราะห์นำไปสู่ขนาดอนุภาคที่เล็กกว่าตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะแพลทินัมบนคาร์บอน และตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะคู่มีกัมมันตภาพที่ปฏิกิริยาออกซิเจนริดักชันที่ดีเยี่ยม ขณะที่การใช้โลหะเหล็กคู่กับแพลทินัม พบว่าเป็นตัวเร่งการเกิดไฮโดรเจนเปอร์ออกไซด์ ซึ่งส่งผลให้เซลล์เชื้อเพลิงได้รับความเสียหาย

การเตรียม bimetallic ในรูป core-shell ระหว่าง Pt กับโลหะทรานซิชันเป็นเรื่องที่นักวิจัยกำลังให้ความสนใจ เพราะโครงสร้างนี้ส่งผลกระทบต่อปริมาณโลหะที่มีราคาแพง ทำให้สามารถใช้ในปริมาณที่ลดลงได้โดยการนำโลหะทรานซิชันที่มีราคาถูกมาฝังเป็นแกน หรือ core จากนั้นนำโลหะที่เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาเคลือบเป็นเปลือกรอบนอกหรือ shell ดังนั้นปริมาณในการใช้โลหะตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีราคาแพงจะลดลงและคงประสิทธิภาพการใช้งาน เนื่องจากตัวเร่งปฏิกิริยาจะอยู่รอบนอก นอกจากนี้ถ้าเปลือกนอกมีความบางระดับ monolayers แล้ว แรงกระแทรระหว่างโลหะที่ core และ shell ยังช่วยทำให้การเร่งปฏิกิริยาได้ดีขึ้น ในกรณี ORR ในสารละลายกรด shell ของ Pt ช่วยป้องกันไม่ให้ส่วน core ที่เป็นโลหะทรานซิชันเกิดการ leaching ออกไป ดังนั้นตัวเร่งปฏิกิริยาจะไม่สูญเสียความว่องไวในการเร่งปฏิกิริยาตามระยะเวลาการใช้งาน ดังนั้น โครงสร้างนี้เหมาะสมกับการใช้งานในเซลล์เชื้อเพลิง (Reyes-Rodriguez et.al, 2013)

วิธีการเตรียม Pt-M/C ในรูปแบบ core-shell ทำได้หลายวิธีเช่น เตรียม Co metal ด้วยวิธีตกตะกอนในสภาพベース และใช้สารรีดิวส์เช่น sodium borohydride ทำให้ออยู่ในรูปโลหะ จากนั้นทำให้ออยู่ในรูปคลอลอยด์ เติมตัวรองรับ และสารตั้งต้นแพลทินัมลงไปในสารละลายคลอลอยด์ของ Co ปรับค่าความเป็นกรด ด่างของสารละลายเพื่อให้แพลทินัม deposit บน Co วิธีการนี้มีการใช้ ethylene glycol และPVP (Lin et.al., 2013) การใช้ magnetic, mechanical, sonochemical stirring ร่วมกับตัวรีดิวซ์ (Sanchez-Padilla et.al., 2014) วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้า (Electroless deposition, ED) (Beard, et.al., 2009, Rebelli, et.al., 2011) วิธีการ ED เป็นวิธีการที่ไม่ซับซ้อน มีขั้นตอนการทำที่ซัดเจน มีวิธีการตรวจสอบปริมาณการ deposit ที่ซัดเจน และผลการวิเคราะห์ด้วย STEM พบว่ามีโครงสร้างแบบ core-shell ดังนั้นในงานวิจัยนี้จะเลือกใช้วิธี deposit แพลทินัมลงบน โคบล็อตบนตัวรองรับคาร์บอนด้วยวิธี ED และทดสอบความสามารถในการเร่งปฏิกิริยา ORR ที่แคโทดของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprotoion

จากแนวความคิดทั้งหมดที่ได้กล่าวมาจึงนำมาสู่งานวิจัยการพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาแบบโลหะคู่ที่มีโครงสร้างแบบแกนกลางและเปลือกหุ้มของแพลทินัม-โคบล็อตบน conductive carbon โดยใช้วิธีการเคลือบฝังแบบอิบชุ่นในการเติมโคบล็อตลงบนตัวรองรับ conductive carbon เป็นส่วนของแกนกลาง จากนั้นใช้วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าในการเคลือบแพลทินัมลงบนโคบล็อตเป็นส่วนเปลือกหุ้ม เพื่อนำไปใช้กับปฏิกิริยาออกซิเจนริดักชัน

1.2 วัตถุประสงค์

เพื่อสังเคราะห์แพลทินัม โคบล็อตบนตัวรองรับคาร์บอน ที่มีโครงสร้างแบบ core-shell โดย โคบล็อต เป็นส่วน core และแพลทินัมเป็นส่วน shell โดยใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาบนขั้วแคโทดของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprotoion และประเมินความสามารถในการเร่งปฏิกิริยา oxidation reduction reaction (ORR) ที่ขั้วแคโทด ทั้งนี้การเตรียม bimetallic ในรูปแบบ core-shell เป็นการลดปริมาณแพลทินัม และเพิ่มอัตราเร็วปฏิกิริยาที่ขั้วแคโทด ส่งผลให้ราคากลางセルเชื้อเพลิงชนิดนี้ลดต่ำลง โดยมีประสิทธิภาพการทำงานเพิ่มขึ้น

1.3 ขอบเขตของโครงการวิจัย

1. ศึกษาสภาพการเตรียมโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนด้วยวิธี adsorption (SEA) Strong electrostatic
2. ศึกษาสภาพในการสังเคราะห์แพลทินัมบนโคบอลต์บนคาร์บอน ให้ได้โครงสร้างแบบ core-shell ด้วยวิธีพอกพูนโดยไม่ใช้ไฟฟ้า (Electroless deposition, ED)
3. ศึกษาคุณสมบัติของแพลทินัม ได้แก่ ขนาดผลึก โครงสร้างผลึก การกระจายตัว
4. ทดสอบปฏิกิริยา oxidation-reduction reaction โดยเปรียบเทียบผลการทดลองกับ 20%Pt/C E-TEK

1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

สามารถพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาให้เป็นแบบโลหะคู่ เพื่อลดปริมาณการใช้โลหะแพลทินัมในการเร่งปฏิกิริยา และยังคงให้ประสิทธิภาพที่สูงเทียบเท่าการใช้โลหะแพลทินัมบนตัวรองรับคาร์บอนที่ข้าวแคคโอดของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน

บทที่ 2

ทฤษฎีและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

2.1 เซลล์เชื้อเพลิง

เซลล์เชื้อเพลิง (Fuel Cell) เป็นอุปกรณ์ผลิตกระแสไฟฟ้าชนิดหนึ่งที่มีประสิทธิภาพสูงและได้รับความสนใจเป็นอย่างมากในปัจจุบันและคาดว่าจะมีบทบาทต่อการผลิตไฟฟ้าในอนาคต เพราะเซลล์เชื้อเพลิงผลิตกระแสไฟฟ้าโดยไม่ทำให้เกิดมลภาวะต่อสิ่งแวดล้อม เนื่องจากกระบวนการผลิตกระแสไฟฟ้าไม่ผ่านการเผาไหม้สามารถผลิตกระแสไฟฟ้าได้จากปฏิกิริยาเคมีไฟฟ้าโดยตรงโดยไม่มีส่วนใดที่ต้องเคลื่อนที่ จึงไม่ก่อให้เกิดเสียงรบกวน อีกทั้งตัวเซลล์มีขนาดไม่ใหญ่มาก เซลล์เชื้อเพลิงจะมีลักษณะการทำงานคล้ายกับแบตเตอรี่ มีข้อแตกต่างคือเซลล์เชื้อเพลิงยังสามารถทำงานได้ตราบเท่าที่ยังมีการเติมก๊าซเชื้อเพลิงเข้าสู่เซลล์ ปัจจุบันเซลล์เชื้อเพลิงมีอยู่ด้วยกันหลายรูปแบบ ขึ้นอยู่กับลักษณะการทำงานที่แตกต่างกันและอิเล็กโทรไลต์ที่ใช้ เซลล์เชื้อเพลิงสามารถแบ่งออกได้เป็น 7 ชนิด คือ เซลล์เชื้อเพลิงชนิดเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน (Proton Exchange Membrane Fuel Cell: PEMFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดแอลคาไลน์ (Alkaline Fuel Cell: AFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดใช้เม-ทานอลโดยตรง (Direct Methanol Fuel Cell: DMFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดกรดฟอสฟอริก (Phosphoric Acid Fuel Cell: PAFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดคาร์บอเนตหลอมเหลว (Molten Carbonate Fuel Cell: MCFC), เซลล์เชื้อเพลิงชนิดออกไซด์แข็ง (Solid Oxide Fuel Cell: SOFC) และเซลล์เชื้อเพลิงแบบป้อนกลับ (Regenerative Fuel Cell: RFC) เซลล์เชื้อเพลิงแต่ละประเภทลักษณะการทำงานมีข้อดีและข้อเสียแตกต่างกันไป ดังตารางที่ 2.1

ตารางที่ 2.1 ประเภทของเซลล์เชื้อเพลิง

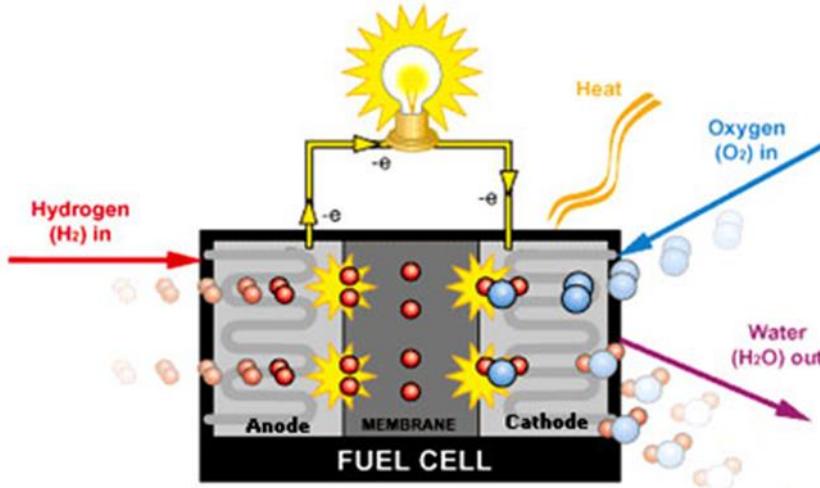
ประเภทของเซลล์เชื้อเพลิง	อิเล็กโทรไลต์	ทำงานที่อุณหภูมิ (°C)	การประยุกต์	ข้อดี	ข้อเสีย
PEMFC	พอลิเมอร์	60-80	-การขนส่ง -yanpathan -โรงไฟฟ้า -อุปกรณ์ไฟฟ้าที่เคลื่อนย้ายได้ หลากหลาย	-ไม่ต้องใช้เวลาอุ่นเครื่อง -ใช้อุณหภูมิต่ำ -ไม่มีปัญหาการสึกกร่อนของอิเล็กโทรไลต์	-ไวต่อเชื้อเพลิงที่มีสิ่งปนเปื้อน
AFC	โพแทสเซียม-ไฮดรอกไซด์ (KOH)	90-100	-การขนส่ง -การทหาร -yanawarat -เรือดำน้ำ	-ปฏิกิริยาที่แอนโนดเกิดขึ้นอย่างรวดเร็ว	-ใช้ Pt ซึ่งมีราคาแพงเป็นตัวเร่งปฏิกิริยา -ใช้สารเคมี -ขนาดใหญ่
PAFC	กรดฟอสฟอริก (H_3PO_4)	175-200	-การขนส่ง -โรงไฟฟ้าแบบความร้อนร่วม	-ประสิทธิภาพ 85 เปอร์เซ็น -ใช้ H_2 ที่มีสิ่งเจือปนเป็นเชื้อเพลิงได้	-ใช้ Pt ซึ่งมีราคาแพงเป็นตัวเร่งปฏิกิริยา -ให้กระแสไฟฟ้าน้อย -ใช้สารเคมี -ขนาดใหญ่
MCFC	โซเดียมคาร์บอเนต (Na_2CO_3)	600-800	-โรงไฟฟ้าแบบความร้อนร่วม	-ประสิทธิภาพสูง -ปรับชนิดของเชื้อเพลิงได้หลายแบบ	-ใช้อุณหภูมิสูงทำให้เกิดการสึกกร่อนและสารประกอบของเซลล์เชื้อเพลิงเสียไป
SOFC	เซอร์โคเนียม (ZrO_2)	600-1000	-โรงไฟฟ้าแบบความร้อนร่วม	-ตัวเร่งปฏิกิริยา ราคาถูก	-ใช้อุณหภูมิสูงทำให้เกิดการสึกกร่อนและสารประกอบของเซลล์เชื้อเพลิงเสียไป

ในงานวิจัยนี้จะศึกษาและพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาเพื่อใช้กับขั้วแคโทดของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน (PEMFC) เพราะด้วยการทำงานที่อุณหภูมิเพียง 60-80 องศา-เซลเซียส ซึ่งเป็นอุณหภูมิในการทำงานที่ต่ำ แต่ให้ประสิทธิภาพสูง โดยเชื้อเพลิงที่ใช้คือ ไฮโดรเจน (บริสุทธิ์ที่ 99.99%) และก๊าซ

ออกซิเจน ได้ผลิตภัณฑ์เป็นพลังงานและน้ำซึ่งถือเป็นระบบที่สะอาด เชลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototonจะให้กระแสไฟฟ้าที่ 1.16 โวลต์ต่อเซลล์ ตัวเซลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยน prototonประกอบด้วยอิเล็กโทรด 2 ตัว คือตัวหนึ่งเป็นบวก (Anode) อีกตัวหนึ่งเป็นลบ (Cathode) และมีเคมีอิเล็กโทรไลต์ที่จะพากกระแสไฟจากขั้วหนึ่งไปอีกขั้วหนึ่ง และยังประกอบด้วยสารเร่งปฏิกิริยาที่จะเร่งปฏิกิริยาของอิเล็กโทรดให้เกิดกระแสไฟฟ้ามากขึ้น ในปัจจุบันเซลล์เชื่อเพลิงประเทณได้รับความนิยมมากในการนำมาประยุกต์ใช้งานด้านต่างๆ โดยเฉพาะการนำมาเป็นแหล่งพลังงานขับเคลื่อนสำหรับรถยนต์หรือรถโดยสารสาธารณะ รวมถึงเป็นแหล่งกำเนิดกระแสไฟฟ้าขนาดเล็กเพื่อใช้ภายในที่อยู่อาศัย เป็นต้น แต่ด้วยเหตุที่แก๊สไฮdroเจนที่ใช้เป็นเชื้อเพลิงต้องมีความบริสุทธิ์สูง ประกอบกับตัวเร่งปฏิกิริยาทั้งสองข้างของแผ่นเยื่อประกอบด้วยแพลทินัม ซึ่งมีราคาแพงมาก ทำให้ต้นทุนของเซลล์เชื่อเพลิงชนิดนี้สูงมากตามไปด้วย จึงได้มีการวิจัยและพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาแบบโลหะคู่เพื่อลดการใช้แพลทินัมเพียงอย่างเดียวในการเร่งปฏิกิริยาแต่สามารถให้ประสิทธิภาพที่สูงเทียบเท่ากับแพลทินัม เพื่อลดต้นทุนของเซลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototon (ไผศาล นาคพิพัฒน์, 2551)

2.2 เชลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototon (Proton Exchange Membrane Fuel Cell: PEMFC)

เซลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototonนี้สามารถผลิตกระแสไฟฟ้าได้โดยอาศัยปฏิกิริยาทางเคมีไฟฟ้าตามปฏิกิริยาเดอกอร์ โดยที่ขั้วอิเล็กโทรดของเซลล์ไฟฟ้านิดนี้ใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม (Pt) และขั้วอิเล็กโทรไลต์ใช้แพลไมเมอร์แข็ง คือ แวนฟิอ่อน (Nafion (R)) เป็นเยื่อเลือกผ่านประจุ สารตั้งต้นของเซลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototon คือ ก้าชไฮdroเจนและก้าชออกซิเจน (หรืออากาศ) โดยก้าชไฮdroเจนจะแตกตัวบนพื้นผิwtัวเร่งปฏิกิริยาที่ด้านแอนโอด ให้ผลิตภัณฑ์ คือ prototon และอิเล็กตรอน ตามปฏิกิริยาออกซิเดชัน ในเซลล์เชื่อเพลิงที่ใช้แวนฟิอ่อนเป็นเยื่อเลือกผ่านนี้จะพาไอออนที่มีประจุบวกเท่านั้นจึงจะผ่านได้ ดังนั้นในที่นี่prototonจึงถูกเลือกให้เคลื่อนที่ผ่านไปยังขั้วแค็ตodi ส่วนอิเล็กตรอนจะเคลื่อนที่ออกจากเซลล์ไฟฟ้าเคมีไปยังขั้วแค็ตodi โดยผ่านภาระทางไฟฟ้าหรือโหลด (Load) และเป็นที่รู้กันดีว่าไฟฟ้าเกิดจากการเคลื่อนที่ของอิเล็กตรอน ดังนั้นเรา才จะได้แสงสว่างจากไฟฟ้าที่ผลิตได้ หากโหลดนั้นคือหลอดไฟฟ้า เมื่ออิเล็กตรอนเคลื่อนที่ไปยังขั้วแค็ตodiถือว่าครองวงจร จานนั้นอิเล็กตรอน prototon และก้าชออกซิเจนตามปฏิกิริยาเดอกอร์ซึ่งจะรวมตัวกันกลายเป็นน้ำ ดังนั้นเซลล์เชื่อเพลิงชนิดนี้จึงไม่ก่อให้เกิดมลพิษต่อสิ่งแวดล้อม รูปที่ 2.1 แสดงการทำงานของเซลล์เชื่อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototon



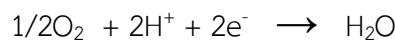
รูปที่ 2.1 การทำงานของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรดอน
(สถาบันวิศวกรรมพลังงาน มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, 2558)

โดยปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นเป็นดังนี้

ปฏิกิริยาที่ข้าวแองโนด



ปฏิกิริยาที่ข้าวแคโทด



ปฏิกิริยารวม



เซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรดอนมีองค์ประกอบที่สำคัญ (แสดงดังรูปที่ 2.1) ดังนี้

1. ข้าวอิเล็กโทรดประกอบเมมเบรน (Membrane Electrode Assembly)

ข้าวอิเล็กโทรดประกอบเมมเบรนหรือเอ็มอีเอ (MEA) เป็นหัวใจสำคัญต่อการทำงานของเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรดอน เนื่องจากเป็นส่วนที่เกิดปฏิกิริยาและการถ่ายโอนประจุ เอ็มอีเอ ประกอบด้วย 2 ส่วนหลักๆ คือ เมมเบรนที่ทำหน้าที่เป็นอิเล็กโทรไลต์และข้าวอิเล็กโทรดที่มีชั้นของตัวเร่งปฏิกิริยา

- อิเล็กโทรไลต์ (Electrolyte) อิเล็กโทรไลต์ของเซลล์เชื้อเพลิงทำหน้าที่ในการถ่ายเทประจุ จำกัดการไหลของกระแสไฟฟ้า ทำหน้าที่เป็นตัวนำและตัวควบคุมการไหลของกระแสไฟฟ้า โดยเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรดอนจะใช้อิเล็กโทรไลต์เป็นของแข็ง คุณสมบัติสำคัญของอิเล็กโทรไลต์คือต้องมีความสามารถในการถ่ายโอนประจุได้ดีและจะต้องไม่เป็นตัวนำกระแทกไฟฟ้า

- ข้าวอิเล็กโทรดประกอบด้วย 2 ข้าว คือข้าวแองโนดและข้าวแคโทด โดยข้าวอิเล็กโทรดเป็นบริเวณที่เกิดปฏิกิริยาเคมีไฟฟ้าเป็นทางผ่านของแก๊สเพื่อเข้าทำปฏิกิริยา ข้าวอิเล็กโทรดที่ใช้อยู่ทั่วไปประกอบด้วย 3 ส่วน คือ ชั้นแพร่แก๊ส (Gas diffusion layer) ชั้นจัดการน้ำ (Water management layer) และชั้นตัวเร่งปฏิกิริยา (Catalyst layer)

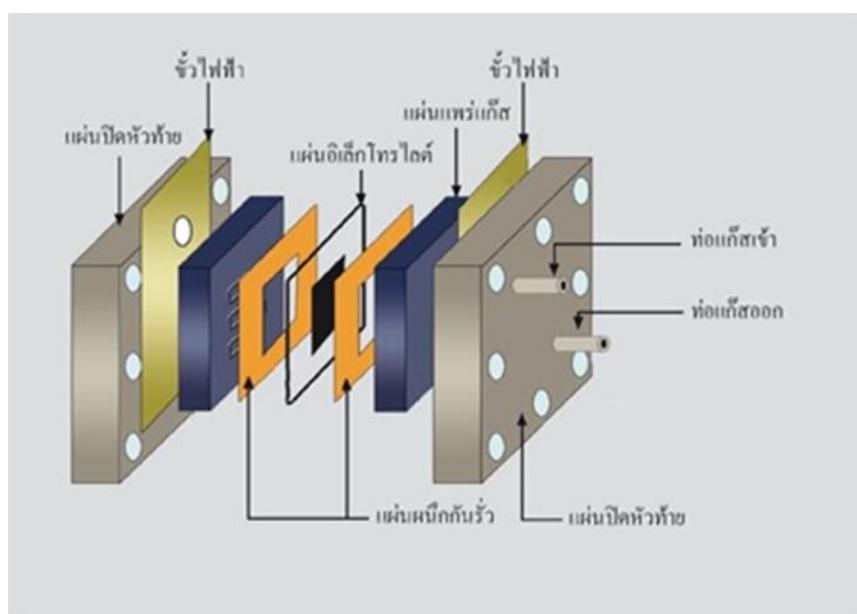
(1) ชั้นแพร่แก๊ส (Gas diffusion layer) เป็นชั้นที่อยู่ระหว่างชั้นตัวเร่งปฏิกิริยา กับแผ่นสะสมกระแทกไฟฟ้า ทำหน้าที่ในการเป็นเส้นทางผ่านของแก๊สเชื้อเพลิงจากช่องทางการไหลของแก๊ส (Flow field channel) ไปยังชั้นตัวเร่ง-ปฏิกิริยาที่อยู่ติดกัน เป็นเส้นทางผ่านสำหรับน้ำที่ได้จากการถ่ายโอนประจุจากชั้นตัวเร่งปฏิกิริยาออกไปยังช่องทางการไหลของแก๊ส และเป็นตัวนำอิเล็กทรอนจากชั้นตัวเร่งปฏิกิริยาไปยังแผ่นนำกระแสไฟฟ้าเพื่อจะครburg ได้กระแสไฟฟ้าเกิดขึ้นในเซลล์เชื้อเพลิง

(2) ชั้นจัดการน้ำ (Water management layer) เป็นชั้นที่อยู่ระหว่างชั้นแพร์แก๊สและชั้นตัวเร่งปฏิกิริยา มีส่วนช่วยในการจัดการน้ำภายในเซลล์เชื้อเพลิง

(3) ชั้นตัวเร่งปฏิกิริยา (Catalyst layer) เป็นชั้นที่เกิดปฏิกิริยาเคมีไฟฟ้า สำหรับเซลล์เชื้อเพลิงที่มีการใช้แก๊สไฮโดรเจนเป็นเชื้อเพลิง ในอุณหภูมิปกติ แก๊สไฮโดรเจนจะมีความเสถียรมาก ไม่เกิดการแตกตัวเป็นไอออนจำเป็นจะต้องมีตัวกระตุ้นเพื่อให้เกิดการแตกตัว เช่น เติมสารที่เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาเพื่อลดค่าพลังงาน ก่อภัยมันต์ส่งผลให้เกิดปฏิกิริยาได้รวดเร็วขึ้น ตัวเร่งปฏิกิริยาที่นิยมใช้ เช่น แพลทินัม (Pt) นิกเกิล (Ni) เป็นต้น โดยเฉพาะอย่างยิ่งแพลทินัม เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่นิยมใช้ในเซลล์เชื้อเพลิงมากที่สุด เนื่องจากสามารถทนต่อการกัดกร่อนและว่องไวในการเกิดปฏิกิริยาเคมีไฟฟ้าของแก๊สออกซิเจน (ข้าวแครโทด) และแก๊สไฮโดรเจน (ข้าวแอนод) ได้ดีกว่าโลหะอื่น (เบญญาทิพย์ ชูนาน, 2557)

2. แผ่นสะสมกระแสไฟฟ้า (Current collector plates)

แผ่นสะสมกระแส แบ่งออกเป็น 2 ประเภท คือ แผ่นสะสมกระแสไฟฟ้าแบบข้าวเดียว (Unipolar plate) และแผ่นสะสมกระแสไฟฟ้าแบบสองข้าว (Bi-polar plate) เซลล์เชื้อเพลิงเพียงหนึ่งเซลล์จะไม่สามารถนำไปใช้ประโยชน์ได้มากนักเนื่องจากจะให้กระแสไฟฟ้าที่ 1.16 โวลต์ต่อเซลล์ ซึ่งมีค่าน้อยมาก ดังนั้นการใช้งานจริงเซลล์เชื้อเพลิงจะถูกนำมาต่อกันแบบอนุกรม หรือเรียกว่า หอเซลล์เชื้อเพลิง (Fuel cell stack) จำนวนเซลล์เชื้อเพลิงที่ต้องการในหอเซลล์เชื้อเพลิงจะขึ้นอยู่กับกระแสไฟฟ้าที่ต้องการ



รูปที่ 2.1 องค์ประกอบของเซลล์เชื้อเพลิง (ไฟศาล นาคพิพัฒน์, 2551)

เซลล์เชื้อเพลิงแต่ละเซลล์จะต่อเข้าด้วยกันแบบอนุกรมโดยคั่นหรือแยกด้วยแผ่นสะสมกระแสไฟฟ้า แผ่นสะสมกระแสไฟฟ้าทำหน้าที่นำกระแสไฟฟ้าที่ผลิตได้ออกจากเซลล์ และภายใต้แผ่นสะสมกระแสจะถูกเจาะเป็นช่องเพื่อให้แก๊สไฮโดรเจน และทำหน้าที่ช่วยกระจายแก๊สให้สัมผัสข้าวไฟฟ้าโดยใช้ช่องทางการไหลของแก๊สเป็นตัวกำหนดลักษณะการไหลของแก๊ส ช่วยในการระบายความร้อนและการจัดการน้ำที่เกิดจากปฏิกิริยา

2.3 ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น (Oxygen Reduction Reaction: ORR)

ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น (Oxygen Reduction Reaction: ORR) เป็นปฏิกิริยาที่สำคัญมากในกระบวนการการค่อนแวร์ชั้นพลังงาน (Conversion) ซึ่งปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นเป็นปฏิกิริยาริ่งเซลล์ที่เกิดขึ้นที่ขั้วแคโทด จากการวิเคราะห์ทางจลนศาสตร์กระบวนการเร่งปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นภายในเซลล์เชือเพลิง ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นถือว่าเป็นปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นช้าที่สุด (Anderson, J.A. & Garcia, M.F., 2012) ซึ่งจะเกิดในสารละลายอิเล็กโทรไลต์ได้ 2 วิถี วิถีแรกจะถูกเรียกว่า “วิถีทางตรง” เกิดจากปฏิกิริยามีการให้และรับอิเล็กตรอน แตกตัวได้อิเล็กตรอน 4 อิเล็กตรอนต่อหนึ่งโมเลกุลของออกซิเจนซึ่งผลิตภัณฑ์ที่ได้รับจากการเกิดปฏิกิริยาคือน้ำ วิถีที่สองจะถูกเรียกว่า “วิถีทางอ้อม” เกิดจากปฏิกิริยามีการให้และรับอิเล็กตรอน และมีการแตกตัวได้อิเล็กตรอน 2 อิเล็กตรอน ซึ่งจะให้ผลิตภัณฑ์คือ ไฮโดรเจน Peroxide (Hydrogen peroxide, H₂O₂) และเมื่อนำไฮโดรเจน Peroxide-ออกไซด์มาทำให้ได้น้ำ จากข้างตันจะแสดงเป็นสมการได้ดังนี้



ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นถือได้ว่าเป็นปฏิกิริยาที่ซับซ้อนมาก ซึ่งในการใช้ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นในเซลล์เชือเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนprototon ตัวเร่งปฏิกิริยาจะต้องมีเสถียรภาพภายใต้สภาวะที่มีฤทธิ์กัดกร่อนที่ขั้วแคโทดของเซลล์เชือเพลิง ซึ่งในทางเคมีจะต้องมีก้มมันตภาพ (Activity) มากพอที่จะสามารถทำปฏิกิริยากับออกซิเจน (Oxygen, O₂) แต่เนื่องจากปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นที่เกิดบนขั้วแคโทดจะต้องใช้แพลทินมีปริมาณมากและปริมาณต้องมากกว่าที่ใช้กับขั้วแอนโอด ดังนั้นจึงมีการคิดค้นวิธีการลดปริมาณแพลทินลงโดยการใช้โลหะชนิดอื่นร่วมกับแพลทินมี โดยกลไกการเกิดปฏิกิริยาสามารถเกิดได้ 2 ทางเลือกได้แก่

1. กลไกวิถีการแยกตัว (Dissociative) และตามด้วยการรวมตัวของกระบวนการถ่ายโอนอิเล็กตรอน 4 อิเล็กตรอน ที่จะนำไปสู่กระบวนการรวมตัวของน้ำโดยตรง

ขั้นแรก ออกซิเจนจะดูดซับเข้าสู่ผิวของโลหะ และแตกตัว ซึ่งจะทำให้อะตอมของออกซิเจนถูกดูดซับบนตำแหน่งก้มมันต์ (O^{*}) ดังสมการที่ 1



อะตอมของออกซิเจนเดี่ยวจะถูกเพิ่มprototonโดยไฮโดรเจน (H⁺) จะเข้าไปปัจฉังเซลล์เชือเพลิงและถูกรีดิวช์ การไหลของอิเล็กตรอนจะให้ไฮโดรเจนและอะตอมของออกซิเจนจับตัวที่ผิวเกิดพันธะไฮดรอกซิล (Hydroxyl: OH^{*}) ดังสมการที่ 2

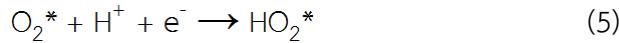


ที่ผิวพันธะ OH^{*} เป็นตัวรีดิวช์และเป็นตัวเพิ่มprototon เมื่อสัมผัสกับผิวของโลหะจะทำให้เกิดน้ำ ดังสมการที่ 3

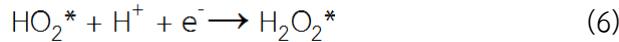


2. กลไกการเข้าร่วม (Associative) เกิดขึ้นเมื่อพันธะออกซิเจน (O=O) ไม่แตกตัว ทำให้ O₂ ดูดซับเข้าสู่ผิวของโลหะ ดังสมการที่ 4 และ 5





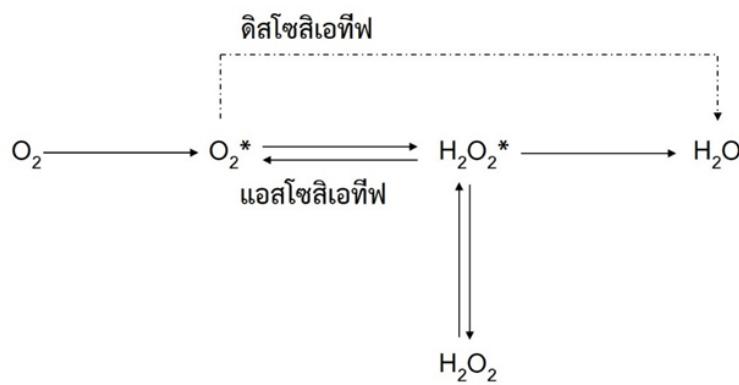
ทางเลือกที่ให้อิเล็กตรอน 2 อิเล็กตรอน พบร่วมกับการทำปฏิกิริยาจะทำให้เกิด H_2O_2 ซึ่งปฏิกิริยาจะถูกดำเนินได้ดังสมการต่อไปนี้



ซึ่ง H_2O_2 อาจทำปฏิกิริยาเพิ่มเติมหรือคายประจุได้ดังสมการต่อไปนี้



โดยรูปที่ 2.3 จะแสดงให้เห็นถึงหลักการเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชันที่ข้าวแคโตกดของกลไกการแยกตัว (Dissociative) และกลไกการเข้าร่วม (Associative)



รูปที่ 2.2 หลักการเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชันที่ข้าวแคโตกด
(Holton, O.T. & Stevenson, J.W., 2013)

ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชันที่ไม่มีประสิทธิภาพจะผลิตไฮโดรเจนเปอร์ออกไซด์ในปริมาณมาก ซึ่งจะทำให้เห็นว่าตัวเร่งปฏิกิริยาที่นำมาใช้นั้นไม่มีประสิทธิภาพเช่นกัน ดังนั้นควรเลือกตัวเร่งปฏิกิริยาที่ผลิตไฮโดรเจนเปอร์ออกไซด์ในปริมาณที่น้อยหรือควรที่จะไม่ให้เกิดขึ้นเลยในการเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชัน

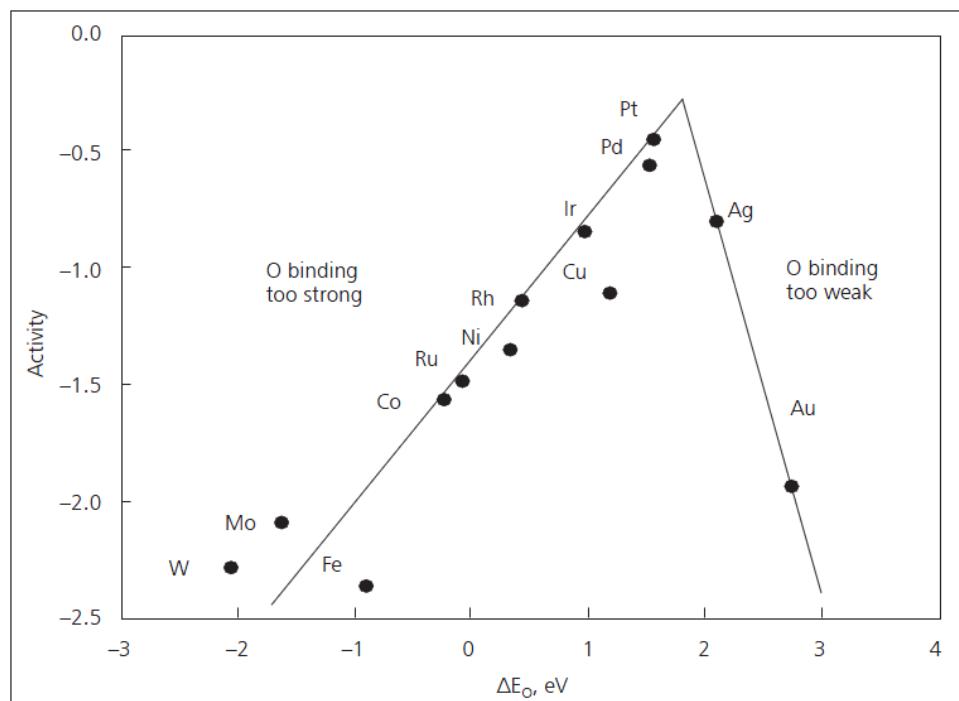
ถึงแม้ในทางจล耷ศาสตร์ปฏิกิริยาไฮโดรเจนออกซิเดชันและปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชันจะมีความแตกต่างกัน แต่แนวโน้มของอัตราการเกิดปฏิกิริยาที่แตกต่างกันบนข้าวไฟฟ้าโลหะจะมีความคล้ายกันสำหรับทั้งสองปฏิกิริยา

2.4 กัมมันตภาพ (Activity)

สำหรับตัวเร่งปฏิกิริยาวิวิธพันธุ์ (Heterogeneous catalysts) บนพื้นผิวโลหะตัวเร่งปฏิกิริยาจะต้องมีความแข็งแรงมากพอในการดูดซับเพื่อที่จะให้พันธะทางเคมีแตกตัวได้ แต่ต้องไม่อ่อนไปที่จะปล่อยผลิตภัณฑ์ เมื่อเกิดปฏิกิริยาขึ้น ถ้ามีการยึดเหนี่ยวซึ่งกันและกันอ่อนเกินไปสารตั้งต้นจะไม่สามารถดูดซับได้ดีบนตัวเร่งปฏิกิริยาและจะเกิดปฏิกิริยาที่ชาหรือไม่เกิดขึ้นเลย ถ้าการยึดเหนี่ยวซึ่งกันและกันมีความแข็งแรงเกินไป การเกิดปฏิกิริยาของสารตั้งต้นบนพื้นผิwtัวเร่งปฏิกิริยาจะถูกหยุดอย่างรวดเร็วส่งผลให้ไม่เกิดผลิตภัณฑ์ ดังนั้นจะสูญเสียพื้นที่ที่ใช้ในการทำปฏิกิริยา

หลักการของ Sabatier อธิบายถึงการทำงานร่วมกันระหว่างสารตั้งต้นและตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีความสมดุลทั้ง 2 ข้อ ซึ่งถ้าจะอธิบายได้ดีที่สุด จะสามารถอธิบายได้จากไดอะแกรมรูปโวคาโนของ Balandin ซึ่งจะลงตำแหน่งกัมมันตภาพของตัวเร่งปฏิกิริยา กับการดูดซับพลังงานจากปฏิกิริยา จะช่วยในการอธิบายแรงกระทำระหว่างสารตั้งต้นกับตัวเร่งปฏิกิริยาที่อ่อนเกินไปและแข็งแรงเกินไปซึ่งนำไปสู่กัมมันตภาพการเร่งปฏิกิริยา ดังนั้นแผนภาพจะสามารถแสดงได้อย่างชัดเจนถึงการยึดเหนี่ยวที่ดีที่สุด

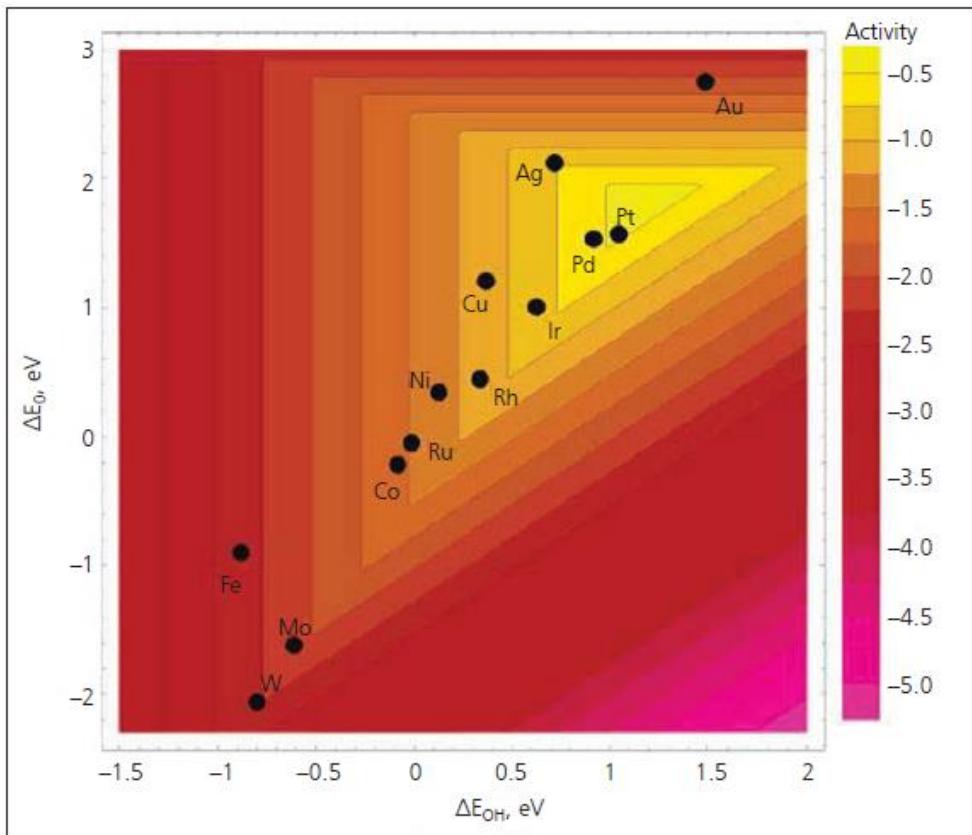
ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชันมีขั้นตอนการเกิดที่ชาที่สุด ดังรูปที่ 2.4 ไดอะแกรมรูปโวคาโน Balandin แสดงความสัมพันธ์ระหว่างอะตอมออกซิเจนโดยเดียวและโลหะชนิดต่างๆ



รูปที่ 2.3 แนวโน้มในตำแหน่งกัมมันตภาพออกซิเจนรีดักชันเป็นพังก์ชันกับพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจน (Holton, O.T. & Stevenson, J.W., 2013)

โดยแกนตั้งจะแสดงค่ากัมมันตภาพ แกนนอนจะแสดงพลังงานยึดเหนี่ยวของออกซิเจนสังเกตได้ว่า Pt เป็นโลหะบริสุทธิ์ที่มีค่าไกล์เคียงกับค่าสูงสุดของกัมมันตภาพทางทฤษฎี ซึ่งกลไกที่ต้องการให้เกิดขึ้นในกระบวนการมี 2 ขั้นตอน ซึ่งกำหนดให้ตัวเร่งปฏิกิริยาแรกถูกยึดเหนี่ยวกับ O (สมการที่ 1) และ OH (สมการที่ 2) ซึ่งพลังงานยึดเหนี่ยวของ Pt จะมีค่าไกล์เคียงกับพลังงานยึดเหนี่ยวที่เหมาะสมต่อการใช้สำหรับทั้ง 2 ปฏิกิริยา

และมีกัมมันตภาพสูง โลหะ เช่น คوبเปอร์ (Cu) และนิกเกิล (Ni) มีการยึดเหนี่ยว กับออกซิเจนที่แข็งแรงซึ่งตรงข้ามกับโลหะ เช่น เงิน (Ag) และทอง (Au) มีการยึดเหนี่ยว กับออกซิเจนลงบนพื้นผิวโลหะเป็นไปได้ยาก สำหรับโลหะที่ยึดเหนี่ยว กับออกซิเจนแข็งแรงเกินไป กัมมันตภาพจะถูกจำกัด โดยการดูดซับ O และ OH จะถูกกำจัดทำให้พื้นผิวถูกออกซิไดซ์อย่างรวดเร็ว และทำให้ไม่เกิดปฏิกิริยา แสดงได้ดังรูปที่ 2.5 แสดงค่ากัมมันตภาพทั้ง O และ OH



รูปที่ 2.4 แนวโน้มในตำแหน่งกัมมันตภาพของออกซิเจนริดักชันเป็นฟังก์ชันทั้งออกซิเจนและพลังงานที่มีผลผูกพันกลุ่มไฮดรอกซิล (Holton, O.T. & Stevenson, J.W., 2013)

2.5 สัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยา (Selectivity)

ความต้องการลำดับที่สองในการเกิดปฏิกิริยาคือค่าสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยา ซึ่งในการผลิตตัวเร่งปฏิกิริยาต้องดำเนินโดยให้ได้ในสิ่งที่ต้องการ ในขณะเดียวกันการผลิตต้องลดสิ่งที่ไม่ต้องการให้เกิดขึ้นและเกิดปฏิกิริยาข้างเคียง (Side reaction) ให้น้อยที่สุด

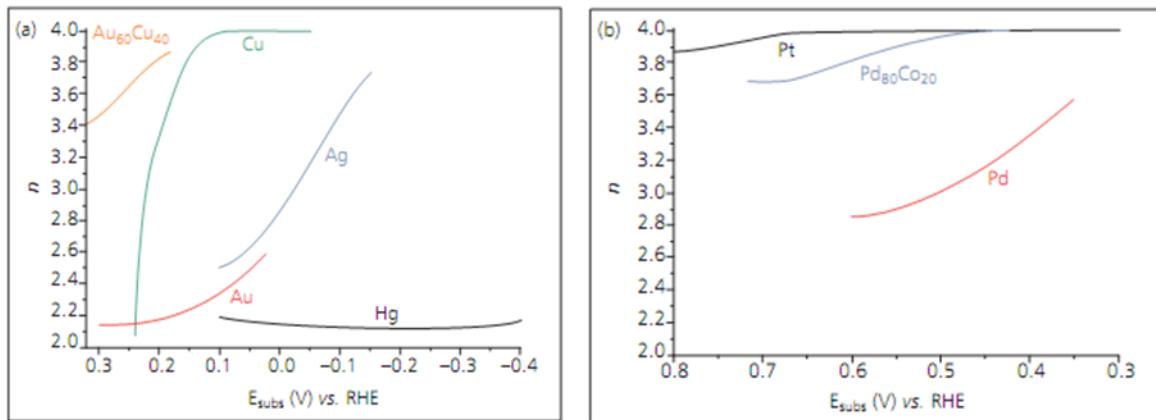
ที่ข้าวแครโทด ปฏิกิริยาของออกซิเจนริดักชันสามารถดำเนินได้จาก 1 ใน 2 วิถีและวิถีจะถูกกำหนดโดยสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยาในขั้นตอนแรก (การดูดซับของ O₂)

จากสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยาของออกซิเจนริดักชัน จะเน้นไปที่กลไกการเกิดปฏิกิริยาดิสโซไซ-เอทีฟ 4 อิเล็กตรอนเพื่อให้เกิดน้ำ แต่ถึงอย่างไรก็ยังเกิดปฏิกิริยากลไกแอดโซโซไซเอทีฟ 2 อิเล็กตรอน ที่มีการผลิต H₂O₂ อยู่ ดังนั้นจึงส่งผลต่อการเลือกวัสดุที่จะนำมาใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยา จะต้องเลือกใช้วัสดุที่จะลดกลไกที่ส่งผลให้มีการเชื่อมโยงไปยังสิ่งที่ไม่ต้องการและการเกิดของ H₂O₂ ภายในเซลล์ซึ่งจะทำให้เป็นอันตราย

กลไกการเชื่อมโยงที่จะนำไปสู่การเริ่มก่อตัวของ H_2O_2 เมื่อ O_2 ที่ถูกดูดซับบนผิวของโลหะมีการแตกตัวของพันธะ $\text{O}=\text{O}$ แต่บนพื้นผิวของแพลทินัมพันธะ $\text{O}=\text{O}$ มากจะแตกตัวและถูกดูดซับ ดังนั้น จึงสามารถดำเนินปฏิกิริยาตามกลไกเกิดปฏิกิริยาการแตกตัวได้ เนื่องจากมีการดูดซับ O_2 บนพื้นผิว Pt และ H_2O_2 ไม่สามารถก่อตัวขึ้นได้

ปริมาณของ H_2O_2 ที่เกิดบนพื้นผิวโลหะตัวเร่งปฏิกิริยาต่างๆ ได้รับการตรวจสอบโดยใช้กล้องจุลทรรศน์ไฟฟ้า (Electrochemical microscopy) และคำนวณจำนวนอิเล็กตรอนทั้งหมดที่ถูกถ่ายโอน (n) ดังรูปที่ 2.6 ที่ $n = 2$ หมายถึงมีการเกิด H_2O_2 กับ $n = 4$ หมายถึงไม่มีการเกิด H_2O_2 จะเกิดเฉพาะ H_2O จากการศึกษา ปรอท (Mercury, Hg) แสดงค่า n ที่ต่างกันเมื่อเทียบกับ 2 ในขณะที่ Pt และ $\text{Pd}_{80}\text{Co}_{20}$ แสดงค่า n สูงจนเกือบถึง 4

ดังนั้นจึงอาจสรุปได้ว่าแพลทินัมเป็นโลหะที่มีสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยามากที่สุดต่อปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นที่ขั้วแค็ปโตด ซึ่งมีสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยาเกือบ 100 เท่า เช่นสำหรับกลไกการเข้าร่วม



รูปที่ 2.5 จำนวนอิเล็กตรอนทั้งหมดที่ถูกถ่ายโอน(n) ในระหว่างการเกิดปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นที่ขั้วแค็ปโตด (a) ปรอท (Hg), ทอง (Au), เงิน (Ag), ทองแดง (Cu) และ $\text{Au}_{60}\text{Cu}_{40}$ และ (b) แพลทินัม (Pt), แพลเลเดียม (Pd) และ $\text{Pd}_{80}\text{Co}_{20}$ เป็นฟังก์ชันที่มีศักยภาพในการประยุกต์ใช้สารละลายกรดซัลฟูริกในออกซิเจนอิมตัว 0.5 โมลาร์ (Holton, O.T. & Stevenson, J.W., 2013)

ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น เป็นกระบวนการมัลติอิเล็กตรอน (Multi-electron process) ที่มีความเกี่ยวข้องกันหลายขั้นตอนและเป็นปฏิกิริยาที่ใช้ตัวกลาง (ตัวเร่งปฏิกิริยา) ดังที่กล่าวไว้ ปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่นดำเนินการโดยผ่านกระบวนการของปฏิกิริยาซึ่งจะทำให้เกิดการถ่ายโอนอิเล็กตรอน 2 และ 4 อิเล็กตรอน ในสารละลายที่มีความเป็นกรดปานกลาง แพลทินัมจะเป็นโลหะที่มีความว่องไวสูงในปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น ซึ่งวิถีโดยตรงเป็นปฏิกิริยาที่ต้องการให้เกิดขั้นภายในเซลล์เชื้อเพลิง เนื่องจากมีประสิทธิภาพของฟาราเดอิก (Faradaic) ที่สูงและจะช่วยยับยั้งการก่อตัวของไฮโดรเจน- Peroxide กรณีที่โลหะมีความว่องไวน้อย เช่น ทอง (Au) และ ปรอท (Hg) จะดำเนินผ่านทางปฏิกิริยาเรดักชั่นที่ให้ 2 อิเล็กตรอน ในกระบวนการนี้อาจจะเป็นที่น่าสนใจในกรณีที่จะศึกษาศักยภาพสำหรับการผลิตไฮโดรเจน Peroxide ซึ่งในแพลทินัมที่เป็นโลหะที่มีความว่องไวมากที่สุดสำหรับการใช้ในปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น จะดำเนินการผ่านทางปฏิกิริยาเรดักชั่นที่แตกตัวให้อิเล็กตรอน 4 อิเล็กตรอน ในสารละลายที่เป็นกรดปานกลาง แพลทินัมจะเป็นโลหะที่มีความว่องไวสูงในปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชั่น ซึ่งในช่วงต้นปี 1960 แพลทินัมเป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่

น่าสนใจสำหรับการใช้งานในเซลล์เชื้อเพลิง แต่เนื่องจากแพลทินมีราคาสูงและมีความขาดแคลน จึงได้มีการเสนอให้ลดการใช้แพลทินมายในเซลล์เชื้อเพลิง

2.6 ตัวเร่งปฏิกิริยา

ตัวเร่งปฏิกิริยา คือ สารที่เพิ่มอัตราเร็วของปฏิกิริยาทำให้ปฏิกิริยาเข้าสู่สมดุลเร็วขึ้นโดยที่ตัวมันเองไม่ถูกใช้อย่างถาวรในปฏิกิริยา (จตุพร วิทยาคุณ และ นรุักษ์ กฤษดาธุรักษ์, 2547)

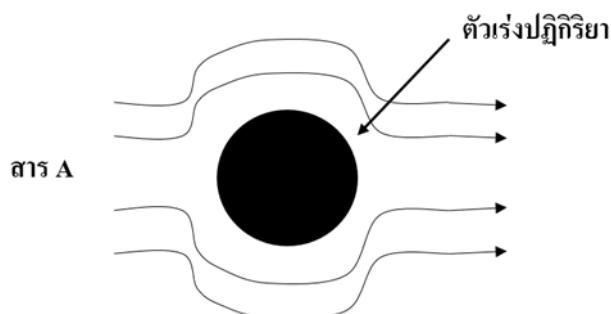
ตัวเร่งปฏิกิริยาแบ่งตามสถานะเทียบกับสารตั้งต้นและสารผลิตภัณฑ์ มี 2 ประเภท คือ

1. ตัวเร่งปฏิกิริยาเอกพันธุ์ (Homogeneous catalysts) คือ ตัวเร่งปฏิกิริยาที่อยู่ในสถานะเดียวกับสารที่ทำปฏิกิริยา ไม่ว่าจะเป็นแก๊สหรือของเหลว ตัวเร่งปฏิกิริยาเอกพันธุ์มักเป็นโมเลกุลที่มีตำแหน่งสำหรับเร่งปฏิกิริยาชัดเจน ทำให้ง่ายต่อการศึกษา แต่มีข้อเสียคือมัก слaby ตัวหรือเสียสภาพในสภาวะที่ใช้ความร้อนหรือความดันสูง

2. ตัวเร่งปฏิกิริยา非同質 (Heterogeneous catalysts) คือ ตัวเร่งปฏิกิริยาที่อยู่ในสถานะแตกต่างกับสารที่ทำปฏิกิริยา เช่น ตัวเร่งปฏิกิริยาเป็นของแข็ง สารตั้งต้นและผลิตภัณฑ์เป็นแก๊สหรือของเหลว ข้อดีของตัวเร่งชนิดนี้ คือ สามารถแยกสารตั้งต้นและผลิตภัณฑ์ออกจากตัวเร่งปฏิกิริยาได้ง่าย สามารถใช้ได้ในสภาวะอุณหภูมิและ/หรือความดันสูงได้ ตัวเร่งปฏิกิริยามีอายุการใช้งานยาวนาน โดยตัวเร่งปฏิกิริยา非同質นิยมใช้กันมากในอุตสาหกรรม

ขั้นตอนของการเกิดปฏิกิริยาในปฏิกิริยา非同質 กลไกของการถ่ายเทมวลสารซึ่งจะเข้าทำปฏิกิริยาบนผิwtัวเร่งปฏิกิริยา มี 7 ขั้นตอน ได้แก่

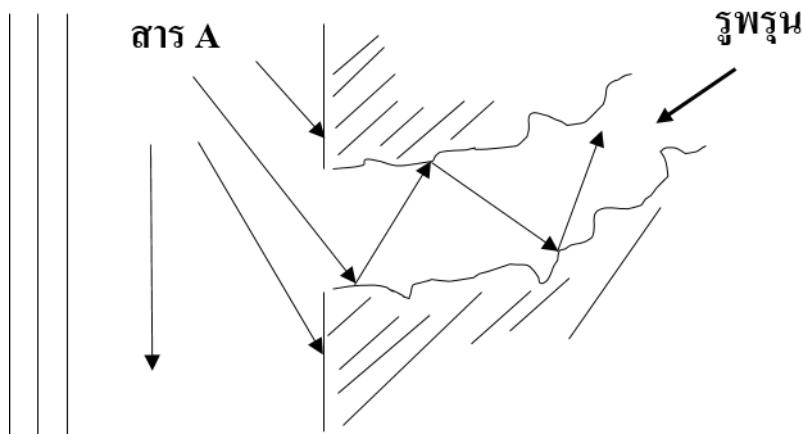
1. การแพร่จากภายนอกของสารตั้งต้น (External diffusion) เป็นความสามารถของสารขณะที่หลังผ่านผิวหน้าของตัวเร่งปฏิกิริยา สารตั้งต้นจะแพร่จากภายนอกไปยังผิวของตัวเร่งปฏิกิริยา ขั้นตอนนี้ยังไม่มีการเปลี่ยนแปลงทางเคมี



รูปที่ 2.6 การแพร่จากภายนอกของสารตั้งต้น

2. การแพร่ของสารตั้งต้นสู่ภายในรูพรุน (Internal pore diffusion) เป็นการแพร่ของสารตั้งต้นที่บริเวณผิวน้ำของตัวเร่งปฏิกิริยาเข้าไปในรูพรุนของตัวเร่งปฏิกิริยา เนื่องจากรูพรุนมีขนาดเล็กมากและไม่มีรูปทรงที่ซัดเจนแน่นอนตลอดรูพรุน ทำให้ระหว่างการแพร่แบบนี้จะมีการชนกันของระหว่างโมเลกุลของสารตั้งต้น หรือการชนของโมเลกุลกับผนังของรูพรุน ขั้นตอนนี้ยังไม่มีการเปลี่ยนแปลงทางเคมี

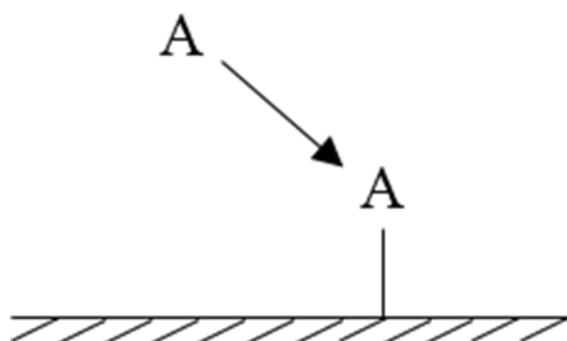
3. การดูดซึบ (Adsorption) เป็นการดูดซึบของสารตั้งต้นบนผิวน้ำของตัวเร่งปฏิกิริยา ในขั้นตอนนี้โมเลกุลของสารตั้งต้นแพร่ไปถึงตำแหน่งกระดุนซึ่งอยู่ในรูพรุนของตัวเร่งปฏิกิริยา และเกิดการดูดซึบซึ่งเป็นการ



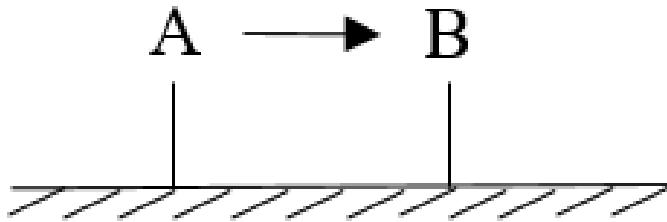
รูปที่ 2.7 การแพร่ของสารตั้งต้นสู่ภายในรูพรุน

เปลี่ยนแปลงทางเคมี ในการเร่งปฏิกิริยานี้ การดูดซึบจะเป็นการดูดซึบในเชิงเคมี (Chemical adsorption หรือ Chemisorption) สมอ นั่นคือเกิดพันธะเคมีระหว่างโมเลกุลของสารตั้งต้นในที่นี่เรียกว่าตัวถูกดูดซึบ (Adsorbate) และผิวน้ำของของแข็งที่เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาในที่นี่เรียกว่าตัวดูดซึบ (Adsorbent)

4. ปฏิกิริยาพื้นผิว (Surface reaction) หลังจากเกิดการดูดซึบแล้ว สารตั้งต้นจะเกิดปฏิกิริยาเคมีเพื่อเกิดเป็นสารผลิตภัณฑ์ ปฏิกิริยาส่วนใหญ่จะเป็นโมเลกุลของสารตั้งต้นซึ่งถูกดูดซึบอยู่บนตำแหน่งกัมมันต์ที่อยู่ติดกันเคลื่อนที่มาพบกันและรวมตัวกันเป็นโมเลกุลใหม่ ซึ่งการจะเกิดปฏิกิริยาได้ต้องการดูดซึบท้องไม่แข็งแรง เกินไป เพราะถ้าการดูดซึบแข็งแรงมากการเคลื่อนที่ของสารไปพบกันจะเกิดได้ยาก ซึ่งจะทำให้อัตราการเกิดปฏิกิริยาไม่ค่าน้อย



รูปที่ 2.9 การดูดซึบทางเคมีของสาร A บนผิวน้ำตัวเร่งปฏิกิริยา



รูปที่ 2.10 การเกิดปฏิกิริยางานพื้นผิวเร่งปฏิกิริยาจากโมเลกุล A ไปเป็น B

5. การคายซับ (Desorption) เป็นการหลุดออกของสารผลิตภัณฑ์จากผิwtัวเร่งปฏิกิริยาหลังจากเสร็จสิ้นปฏิกิริยา ซึ่งเป็นการเปลี่ยนแปลงทางเคมีขั้นตอนสุดท้าย การคายซับถือว่าเป็นกระบวนการการย้อนกลับของการดูดซับ

6. การแพร่ของสารผลิตภัณฑ์ออกจากภายในรูปธุนของตัวเร่งปฏิกิริยา ขั้นตอนนี้เสมอเมื่อเป็นกระบวนการการย้อนกลับของขั้นตอนที่ 2 เพียงแต่สารที่แพร่ออกมานี้เป็นสารผลิตภัณฑ์ไม่ใช่สารตั้งต้น

7. การแพร่ของสารผลิตภัณฑ์จากผิวน้ำด้านนอกของตัวเร่งปฏิกิริยา ขั้นตอนนี้เสมอเมื่อเป็นกระบวนการการย้อนกลับของขั้นตอนที่ 1 เพียงแต่สารที่แพร่ออกมานี้เป็นสารผลิตภัณฑ์

2.7 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา

ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ทำให้เกิดปฏิกิริยาที่ดีนั้น จำเป็นต้องมีคุณสมบัติสองประการ คือ ประการที่หนึ่ง ตัวเร่งปฏิกิริยาต้องสามารถทำให้เกิดปฏิกิริยาให้ผลิตภัณฑ์ที่ต้องการและมีอัตราเร็วของปฏิกิริยาที่สูงเพียงพอที่ยอมรับได้ภายใต้เงื่อนไขของอุณหภูมิและความดันขณะทำการทดลอง และให้ปฏิกิริยาข้างเคียงเกิดขึ้นน้อยที่สุดหรือไม่เกิดเลย ประการที่สอง ตัวเร่งปฏิกิริยาต้องทนต่อปฏิกิริยา สามารถใช้งานได้ช่วงเวลานาน

การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาสำหรับใช้ในเซลล์เชื้อเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรดอนเป็นขั้นตอนที่สำคัญ การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาต้องคำนึงถึงตัวแปรต่างๆ ที่มีผลต่อสมบัติของตัวเร่งปฏิกิริยาและสมรรถนะการทำงานของเซลล์เชื้อเพลิง เช่น การกระจายตัว ขนาดของอนุภาค ความหนา ซึ่งการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา มีหลายวิธี เช่น การเคลือบฝัง (Impregnation), การตกตะกอน (Precipitation), การพอกพูนโลหะด้วยไฟฟ้า (Electrodeposition), การพอกพูนโลหะแบบไม่ใชไฟฟ้า (Electroless Deposition) เป็นต้น เนื่องจากการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา มีอยู่หลายวิธีแต่ในงานวิจัยนี้จะใช้วิธีการเคลือบฝัง และวิธีการพอกพูนโลหะ แบบไม่ใชไฟฟ้าในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา แสดงรายละเอียดดังต่อไปนี้

2.7.1 วิธีการเคลือบฝัง (Impregnation Method)

เป็นวิธีที่ง่ายที่สุดในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา ตัวรองรับ (Support) ที่มีรูปธุนจะสัมผัสกับสารละลายของสารประกอบโลหะ 1 ชนิดหรือมากกว่าที่มีน้ำเป็นตัวทำละลาย หลังจากนั้นตัวรองรับถูกทำให้แห้งและตัวเร่งปฏิกิริยาถูกเปลี่ยนให้อยู่ในรูปสารประกอบออกไซด์หลังการเผา (Calcination) ขนาดและรูปร่างของตัวเร่งปฏิกิริยาจะเป็นไปตามตัวรองรับ ไม่มีขั้นตอนการกรอง การล้าง และการจัดรูปร่าง การเตรียมโดยวิธีการเคลือบฝังนี้นิยมใช้ในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาที่เป็นโลหะมีค่า (Noble metal) กระจายตัวอยู่บนตัวรองรับ

เพื่อความประทัยจะต้องกระจายโลหะที่มีลักษณะละเอียดเท่าที่จะเป็นไปได้ การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแบบเคลือบผึ้งสามารถแบ่งออกได้เป็น 2 วิธี

1. การเคลือบผึ้งแบบเปียก (Wet Impregnation)

วิธีนี้ทำโดยการเติมตัวรองรับลงในสารละลายของเกลือโลหะที่มีปริมาณมากเกินพอดังนั้นปริมาณของเกลือโลหะที่เกาะบนตัวรองรับจะรักษาต่อเมื่อรู้ปริมาณของเกลือโลหะก่อนและหลังเตรียม ผลต่างของปริมาณเกลือโลหะก่อนและหลังเตรียมจะเป็นปริมาณของเกลือโลหะที่เกาะบนตัวรองรับ

2. การเคลือบผึ้งแบบเบื้องต้น (Incipient Wetness Impregnation) หรือการเคลือบผึ้งแบบแห้ง (Dry Impregnation)

วิธีนี้เป็นวิธีที่นิยมใช้ในทางอุตสาหกรรม โดยปริมาตรของสารละลายที่ใช้ต้องมีปริมาตรเท่ากับปริมาตรของรูพรุนทั้งหมดของตัวรองรับ

ปริมาณและการแจกแจงของเกลือโลหะบนพื้นผิวภายในของตัวรองรับ มีผลต่อสมบัติของตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมขึ้น ซึ่งปริมาณและการแลกเปลี่ยนน้ำอยู่กับลักษณะการดูดซับของเกลือเข้าไปในรูพรุนของตัวรองรับ หลังจากที่ตัวถูกละลายเข้าไปในรูพรุนการแจกแจงของเกลือโลหะในขั้นแรกจะยังไม่สม่ำเสมอ เมื่อทำให้แห้งจะพบโลหะอยู่บริเวณส่วนปลายทางเข้าของรู-พรุน แต่เมื่อตัวถูกละลายเข้าไปในรูพรุนของตัวรองรับแล้ว ปล่อยทิ้งไว้ในภาชนะปิดที่ความชื้นสัมพัทธิ์อิ่มตัว หลังจากหนึ่งชั่วโมงผ่านไปการแจกแจงของเกลือโลหะจะเกิดขึ้นอย่างสม่ำเสมอ นอกจากนี้การแจกแจงของเกลือโลหะยังมีขีดจำกัด เนื่องจากปริมาณของโลหะที่ถูกดูดซับบนตัวรองรับ โดยที่การดูดซับเริ่มแรกปริมาณการดูดซับยังขึ้นอยู่กับความเข้มข้นของสารละลาย แต่เมื่อการดูดซับถึงจุดอิ่มตัวแล้ว ความเข้มข้นของสารละลายจะไม่มีผลต่อการดูดซับอีกต่อไปหลังจากที่ตัวถูกละลายถูกดูดซับบนผนังของรูพรุนของตัวรองรับ เมื่อการดูดซับอิ่มตัวแล้ว ขั้นตอนต่อไปเป็นการกำจัดตัวทำละลาย ซึ่งต้องมีการอบให้แห้ง ในขั้นตอนนี้เป็นขั้นตอนที่สำคัญ เพราะอาจทำให้การคาดคะเนความว่องไวของปฏิกิริยาผิดไปได้ เนื่องจากรูพรุนของตัวรองรับมีขนาดต่างกัน เมื่อทำการระเหยสารละลายที่อยู่ในรูพรุนที่ขนาดใหญ่กว่าจะระเหยไป เนื่องจากความดันแคป ila-รีจะดันสารละลายไปอยู่ในรูพรุนที่มีขนาดเล็กกว่า

2.7.2 วิธีการพอกพูนโลหะแบบไม่ใช้ไฟฟ้า (Electroless Deposition Method, ED)

การพอกพูนโลหะแบบไม่ใช้ไฟฟ้า (Electroless Deposition) เป็นกระบวนการพอกพูนโลหะบนผิวชิ้นงานโดยไม่ใช้ไฟฟ้า แต่จะอาศัยปฏิกิริยาเคมีระหว่างสารรีดิวซ์ (Reducing Agent) และโลหะไอออนในสารละลาย เกิดเป็นชั้นโลหะในรูปพิล์มนบางบนชิ้นผิวงาน ซึ่งปฏิกิริยาเคมีที่เกิดขึ้นเป็นแบบต่อเนื่อง (Autocatalytic Reaction) ขึ้นกับปริมาณของคราบประกอบในสารละลาย โดยผิวน้ำของชิ้นงานต้องมีความว่องไวต่อการเกิดปฏิกิริยา วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้ามีหลายวิธี เช่น

การพอกพูนแบบจุ่ม (Immersion Plating) เป็นเทคนิคการพอกพูนอย่างง่าย โดยเริ่มจากการเตรียมสารละลายที่มีไอออนของโลหะที่ต้องการพอกพูน สารรีดิวซ์ที่เหมาะสม และสารตัวเติมต่างๆ ผสมรวมเป็นเนื้อเดียวกันในภาชนะที่เป็นวัสดุที่เชื่อมต่อปฎิกิริยาในการบรรจุ หรือ กีบสารละลาย เช่น พลาสติกที่มีความเสถียรและแข็งแรง ถ้าเป็นโลหะควรเป็นสแตนเลส หรือ ไททา-เนียม เพื่อป้องกันการเกิดตะกอนของโลหะที่ผนังภาชนะ นำชิ้นงานจุ่มแซ่ในสารละลายโดยอาจมีการใช้ความร้อนหรือการสารละลายโดยตลอดขึ้นกับชนิดของโลหะและสภาพที่ต้องการ ส่วนความหนาขึ้นกับเวลาที่ใช้ ปริมาณสารที่ใช้ในการเกิดปฏิกิริยา และอาจมีอุปกรณ์เพิ่มเติม คือ อุปกรณ์ควบคุมและรายงานผลสัดส่วนขององค์ประกอบในสารละลาย

การพอกพูนแบบสเปรย์ (Aerosol Spray Plating) เป็นเทคนิคที่ทำให้สารละลายโลหะและสารรีดิวช์เป็นละอองขนาดเล็ก แล้วสเปรย์ไปบนผิวชิ้นงาน เกิดปฏิกิริยาพอกพูนขึ้น วิธีนี้นิยมใช้กับโลหะทองแดง (Au) และเงิน (Ag) บนพื้นผิวชิ้นงานที่มีขนาดใหญ่ และเรียบเสมอ

การพอกพูนแบบอิมตัวด้วยไอออน (Impregnation Reduced Deposition) ใน การพอกพูนวิธีนี้จะแบ่งเป็น 2 ชั้นตอน เริ่มจากการแท็ชชิ่นงาน หรือ ตัวรองรับในสารละลายโลหะ เพื่อให้เกิดการแลกเปลี่ยนไอออน (Ion Exchange) ระหว่างสารละลายกับชิ้นงานหรือตัวรองรับ จากนั้นจึงนำอาชิ้นงานหรือตัวรองรับซึ่งมีโลหะไอออนดูดซับบนผิวไปปรีดิวช์ด้วยสารรีดิวช์ที่เหมาะสม ทั้งนี้ประสิทธิภาพในการพอกพูนขึ้นกับเวลาที่ใช้ในการแลกเปลี่ยนไอออนและลักษณะผิวชิ้นงานหรือตัวรองรับที่แตกต่างกัน

การพอกพูนแบบแพร่ผ่าน (Counter-Diffusion Deposition) เป็นวิธีในการพอกพูนโลหะบนผิวชิ้นงานที่มีลักษณะเป็นเยื่อแผ่นที่มีความสามารถในการเลือกผ่านของไอออน โดยวิธีนี้จะแยกสารละลายโลหะออกจากสารรีดิวช์โดยใช้ชิ้นงานเป็นตัวกั้น ด้านหนึ่งของชิ้นงานจะสัมผัสกับสารละลายโลหะอีกด้านจะสัมผัสกับสารรีดิวช์ชิ้นงาน ซึ่งเป็นแผ่นแลกเปลี่ยนไอออน จะยอมให้มีการแพร่ผ่านของไอออนและเกิดปฏิกิริยาได้เป็นโลหะพอกพูนบนผิวชิ้นงาน วิธีนี้ไม่จำเป็นต้องใช้สารตัวเติมใดๆเพื่อยับยั้งการเกิดปฏิกิริยาหรือการเกิดตะกอน แต่ควรเพิ่มการกวานสารละลายหรือปั๊มสารละลายโดยตลอด เพื่อกำจัดก้าชที่เกิดขึ้นและเพิ่มประสิทธิภาพในการพอกพูน

เนื่องจากการพอกพูนโลหะแบบไม่ใช้ไฟฟ้าเป็นกระบวนการที่อาศัยปฏิกิริยาเคมี จึงจำเป็นต้องศึกษาปัจจัยและตัวแปรทางเคมีที่มีผลต่อการเกิดปฏิกิริยาและประสิทธิภาพของการพอกพูนเพื่อให้ได้ผลิตภัณฑ์ตามต้องการ โดยปัจจัยต่างๆที่มีผลต่อกระบวนการพอกพูนโลหะแบบไม่ใช้ไฟฟ้า มีดังนี้

1) องค์ประกอบของสารละลายสำหรับการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าในสารละลายมีองค์ประกอบสำคัญ คือ โลหะที่ต้องการพอกพูนและสารรีดิวช์ที่เหมาะสม โดยโลหะที่ต้องการนำมาพอกพูนควรมีความเสถียร ละลายน้ำได้ดีและรีดิวช์ได้ง่าย อาจอยู่ในรูปของสารประกอบเชิงช้อนหรือเกลือของโลหะ โดยโลหะที่นิยมนำมาใช้ในการพอกพูน เช่น ทองแดง (Cu), เงิน (Ag), ทอง (Au), nickel (Ni), แพลเลเดียม (Pd), และแพลทินัม (Pt) เป็นต้น และความเข้มข้นของสารละลายจะมีผลต่อนาดอนุภาคตัวเร่งปฏิกิริยาที่ได้ คือ หากใช้สารละลายที่มีความเข้มข้นของโลหะสูง แนวโน้มทำให้เกิดอนุภาคขนาดใหญ่

2) สารรีดิวช์ (Reducing Agent) การเกิดปฏิกิริยาเริ่ดกชั้นของโลหะไอออนในสารละลายต้องอาศัยสารรีดิวช์ที่มีความรุนแรงและเหมาะสมกับไอออนของโลหะนั้นๆ มีความสามารถในการแตกตัวให้อิเล็กตรอนได้ดี ไม่เป็นพิษและไม่ก่อให้เกิดแก๊สพิษรุนแรง ปริมาณสารรีดิวช์ที่ต้องการสำหรับปฏิกิริยาขึ้นกับชนิดของโลหะและปฏิกิริยาที่เกิดขึ้น โดยสารรีดิวช์ส่วนใหญ่ที่ใช้ในกระบวนการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าจะมีไฮโดรเจนเป็นองค์ประกอบ การดำเนินไปของปฏิกิริยาแบบอัตโนมัติมีผลมาจากการใช้สารรีดิวช์ที่รุนแรงและเหมาะสม ประสิทธิภาพในการทำงานของสารรีดิวช์ส่วนหนึ่งเป็นผลจากค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลาย

3) อุณหภูมิและระยะเวลาที่ใช้ในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา อุณหภูมิที่ใช้ในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาจะส่งผลต่อนาดอนุภาคของตัวเร่งปฏิกิริยาที่ได้ คือ ถ้าใช้อุณหภูมิต่ำจะทำให้เกิดปฏิกิริยาระหว่างไอออนของโลหะและสารรีดิวช์เกิดขึ้นได้ช้า ส่งผลให้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีขนาดใหญ่ ดังนั้น จึงควรเลือกใช้อุณหภูมิที่สูงเพียงพอในการทำปฏิกิริยา เพราะจะทำให้ได้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีขนาดเล็ก และไม่สิ้นเปลืองเวลา

นอกจากอุณหภูมิจะเป็นตัวแปรหนึ่งแล้วสิ่งที่ควบคู่ไปกับอุณหภูมิ คือ ระยะเวลา ถ้าระยะเวลาในการทำปฏิกิริยาน้อยทำให้ไม่มีเวลาในการทำปฏิกิริยา ส่งผลให้ได้ปริมาณตัวเร่งปฏิกิริยาที่น้อย แต่ถ้าระยะเวลา

ที่ใช้ในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาที่มากเกินไปจะทำให้ได้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีขนาดใหญ่ (เบญจพาทิพย์ ชูนวน, 2557)

2.8 การวิเคราะห์คุณสมบัติเฉพาะของตัวเร่งปฏิกิริยา (Catalyst Characterization)

2.8.1 การวิเคราะห์โครงสร้างผลึกด้วยเทคนิคการเลี้ยวเบนของรังสีเอ็กซ์ (X-ray diffraction, XRD)

เทคนิคการเลี้ยวเบนของรังสีเอ็กซ์ (X-ray Diffraction; XRD) เป็นเทคนิควิเคราะห์เชิงคุณภาพ ใช้หลักการเลี้ยวเบนของรังสีเอ็กซ์ ซึ่งจัดเป็นคลื่นแม่เหล็กไฟฟ้าที่มีความยาวคลื่นสั้น อยู่ระหว่าง 0.01 ถึง 10 นาโนเมตร จึงเป็นคลื่นที่มีพลังงานมาก มีอำนาจทะลุทะลวงสูง ใช้วิเคราะห์หาองค์ประกอบของธาตุต่างๆ ในสารตัวอย่างเพื่อศึกษาเกี่ยวกับโครงสร้างหรือเฟสของผลึก ดังนั้นสารตัวอย่างต้องมีโครงสร้างที่มีรูปผลึกหรือโครงสร้างแบบสัมฐาน (Crystalline) เช่น ดิน หิน แร่ ปูนซีเมนต์ เซรามิก โลหะ ยา โพลีเมอร์บางชนิด โดยรังสีเอ็กซ์จะเลี้ยวเบนไปตามช่องว่างระหว่างอะตอมภายในผลึกและจะถูกบันทึกค่า แล้วทำการวิเคราะห์ธรรมชาติของโครงสร้างผลึกนั้นๆ โดยระยะห่างระหว่างอะตอมนั้นสามารถคำนวณได้จากสมการของเบรก (Bragg)

$$n\lambda = 2ds\sin\theta \quad (8)$$

โดยที่ $n = 1, 2, 3, \dots$,

λ คือ ค่าความยาวคลื่นของรังสีเอ็กซ์

d คือ ระยะห่างระหว่างระนาบผลึก

θ คือ มุมตั้งระนาบของรังสีเอ็กซ์กับระนาบผลึก

นอกจากประโยชน์ในการวิเคราะห์เชิงคุณภาพแล้วเทคนิคการเลี้ยวเบนของรังสีเอ็กซ์ยังสามารถใช้วิเคราะห์เชิงปริมาณ นั่นคือ ใช้ในการวัดขนาดอนุภาคของวัสดุที่มีขนาดเล็กกระดับนาโนเมตรโดยใช้สมการเซอร์เรอร์ (Scherrer equation) ดังนี้

$$\bar{d}_B = \frac{K\lambda}{\beta \cos\theta} \quad (9)$$

เมื่อ \bar{d}_B คือ ขนาดผลึกเฉลี่ยมีหน่วยนาโนเมตร

K คือ Scherrer Constant (ถ้าความกว้างที่ใช้ได้จากการวัดที่ระยะครึ่งหนึ่งของจุดสูงสุด, $K=0.9$)

λ คือ ค่าความยาวคลื่นของรังสีเอ็กซ์

β คือ ความกว้างที่ได้ครึ่งหนึ่งของความสูงจุดยอดสัญญาณ หน่วยเป็นเรเดียน

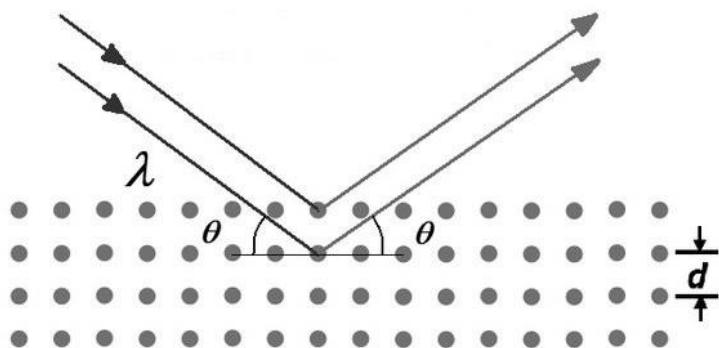
θ คือ มุมตั้งระนาบของรังสีเอ็กซ์กับระนาบผลึก หน่วยเป็นดีกรี

สมการเซอร์เรอร์มีประโยชน์มากในการคำนวณขนาดอนุภาค เนื่องจากให้ค่าการวัดที่ใกล้เคียงกับขนาดอนุภาคนาโนเมตรจริง แต่สมการนี้จะใช้มีอนุภาคมีขนาดไม่เกิน 100-200 นาโนเมตรและการคำนวณจะไม่รวมองค์ประกอบอื่นที่ส่งผลต่อขนาดความกว้างของกราฟ เช่น จากเครื่องมือ (Instrumental broadening) หรือจากความเครียดของตัวอย่าง (Strain broadening)

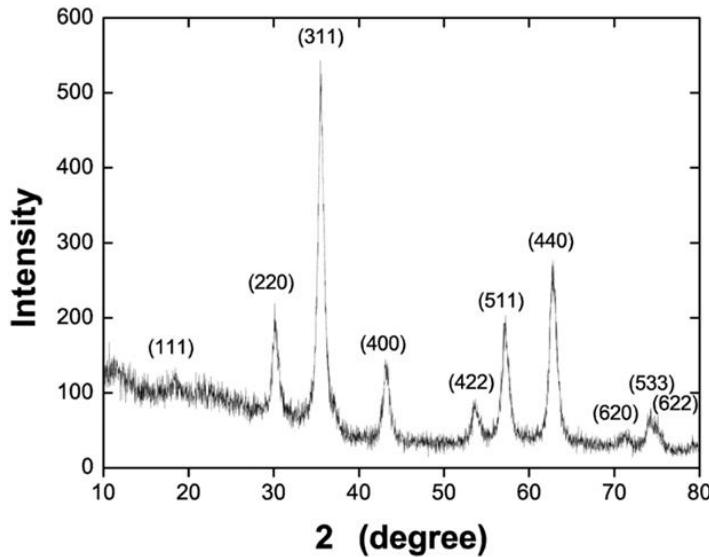


รูปที่ 2.8 เครื่อง X-ray diffraction (Yarmolenko, S., 2008)

หลักการทำงานของเครื่อง XRD อาศัยหลักการเลี้ยวเบนของรังสีเอ็กซ์เมื่อทำรังสีตกรับบทวัตถุหรืออนุภาคจะเกิดการหักเหของลำรังสีสะท้อนอ่อนอุกมาทำมุมกับระนาบของอนุภาคเท่ากับมุมของลำรังสีตกรับบท และทำการวัดค่าความเข้มของรังสีที่สะท้อนอุกมาที่มุมต่างๆ เปรียบเทียบกับข้อมูลมาตรฐานที่ทำการตรวจวัดโดยองค์กร JCPDs (Joint Committee on Powder Diffraction Standard) เนื่องจากสารประกอบแต่ละชนิดมีรูปแบบโครงสร้างผลึกแตกต่างกันและระยะห่างระหว่างระนาบของอะตอมที่จัดเรียงกันอย่างเป็นระบบก็แตกต่างกันไปด้วย ขึ้นอยู่กับขนาดและประจุของอะตอม โดยระยะห่างระหว่างระนาบของอะตอมคำนวณได้จากการของบรรกสารประกอบแต่ละชนิด จะมีรูปแบบ (XRD pattern) เช่นตัว



รูปที่ 2.9 การทำงานของเครื่อง XRD (Tipthanya, 2011)



รูปที่ 2.10 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย XRD (Celina และคณะ, 2013)

2.8.2 การวิเคราะห์พื้นที่ผิวและขนาดรูพรุนด้วยเทคนิคบีอีที (Brunauer-Emmett-Teller Method, BET)

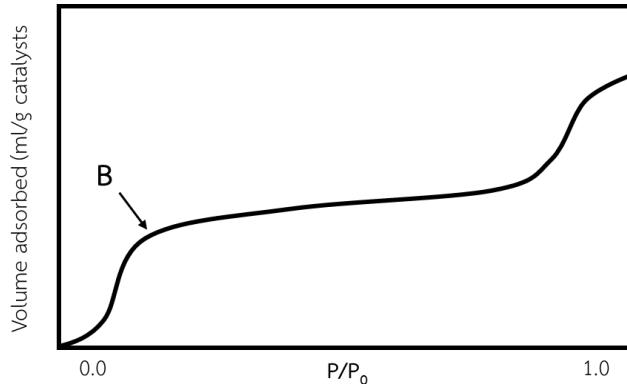
เป็นเครื่องมือที่ใช้ในการวัดพื้นที่ผิว ขนาดรูพรุน การกระจายตัวของรูพรุน และการศึกษาปร่างของรูพรุน โดยอาศัยหลักการดูดซับระหว่างของแข็งและก๊าซในไตรเจนเป็นตัวดูดซับและใช้ประโยชน์ของไอโซเทอร์มของการดูดซับทางกายภาพ ที่อุณหภูมิของก๊าชเหลวซึ่งขึ้นกับชนิดของตัวดูดซับ

การดูดซับของก๊าชในไตรเจนเกิดขึ้นเร็วในช่วงแรกโดยจะเพิ่มความดันจนกระทั่งถึงจุดที่มีการเปลี่ยนแปลงในตำแหน่ง B เส้นกราฟจะราบ แสดงถึงการดูดซับบนพื้นผิวแบบชั้นเดียวและเมื่อความดันย่อย



รูปที่ 2.11 เครื่อง BET

ของกําชในไตรเจนเพิ่มขึ้นจนเกินจุดที่เป็นการดูดซับแบบชั้นเดียว จะเกิดการควบแน่นของไนโตรเจนเหลวในรูพรุนทำให้ปริมาตรการดูดซับเพิ่มขึ้นอย่างรวดเร็ว



รูปที่ 2.12 การวัดพื้นที่ผิวโดยใช้วิธีการดูดซักกําชด้วยเทคนิคบีอีที

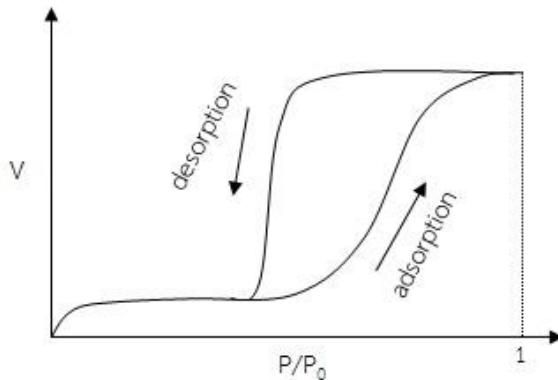
สมการแสดงความสัมพันธ์ของปริมาตรที่ถูกดูดซับที่ความดันย่อยต่างๆ และปริมาตรที่ถูกดูดซับแล้ว เกิดการดูดซับแบบชั้นเดียว คือ สมการของบีอีที

$$\frac{P}{V(P_0-P)} = \frac{1}{V_m C} + \left[\frac{C-1}{V_m C} \right] \frac{P}{P_0} \quad (10)$$

เมื่อ	P	คือ ความดันย่อย
	P_0	คือ ความดันไออิมตัวของกําชในไตรเจน ณ อุณหภูมิที่ศึกษา
	V	คือ ปริมาตรที่ถูกดูดซับที่มีความดัน P
	V_m	คือ ปริมาตรที่ถูกดูดซับที่ทำให้เกิดเป็นการปักคลุมชั้นเดียว
	C	คือ ค่าคงที่ ซึ่งเกี่ยวข้องกับสัมประสิทธิ์ของการควบแน่น การสั่นสะเทือน และค่าความร้อนของการดูดซับในชั้นที่ 1 (E_1) รวมถึงค่าความร้อนของการดูดซับตั้งแต่ชั้นที่ 2 (E_2) ขึ้นไป ซึ่งถูกนิยามไว้ดังนี้

$$C = C_0 e^{(E_1 - E_2)/RT} \quad (11)$$

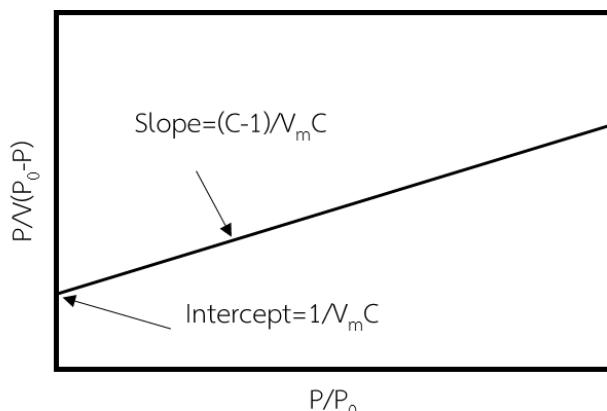
โดยปกติสารที่มีรูพรุนที่ใช้ในการวิเคราะห์พื้นที่ผิวและขนาดรูพรุนโดยวิธีบีอีที จะเป็นวัสดุที่มีรูพรุนขนาด 2-50 นาโนเมตร (Mesopore) ดังแสดงในภาพที่ 2.16



รูปที่ 2.13 ไอโซเทอร์มการดูดซับและคายซับของเมโซพอรัส

จากนั้นนำข้อมูลจากการทดลองที่ค่า P/P_0 อยู่ระหว่าง 0.05-0.30 มาพล็อตกราฟตามสมการที่ (10) โดยกำหนดให้ $\frac{P}{V(P_0-P)}$ อยู่ในแนวแกนตั้ง และ $\frac{P}{P_0}$ อยู่ในแนวแกนนอน จะได้กราฟเส้นตรงที่มีความชัน (S) เท่ากับ $\frac{C-1}{V_m C}$ และจุดตัดแกนตั้งจาก (I) ที่ $\frac{1}{V_m C}$ ดังรูปที่ 2.17

จากค่าความชันและจุดตัดแกนตั้งจะสามารถคำนวณหาค่า V_m ซึ่งมีค่าดังสมการที่ 12



รูปที่ 2.14 การพล็อตกราฟในรูปเส้นตรงของสมการ BET ซึ่งมีค่า P/P_0 อยู่ระหว่าง 0.05-0.30 เพื่อใช้คำนวณหาค่าการปักคลุมแบบชั้นเดียว (V_m)

$$V_m = \frac{1}{I+S} \quad (12)$$

หลังจากนั้นคำนวณหาค่า V_m ที่สภาวะ STP และเปลี่ยนปริมาตรของสารที่ถูกดูดซับไปเป็นจำนวนโมเลกุลที่ถูกดูดซับโดยการหาร V_m ด้วย $V=22,400 \text{ cm}^3/\text{mol}$ และคูณด้วยค่า Avogadro's number (N_0) อย่างไรก็ตาม เพื่อที่สามารถหาค่าพื้นผิวของตัวเร่งปฏิกิริยาได้จำเป็นต้องทราบค่าพื้นที่ของหนึ่งโมเลกุลของ ก้าชที่ถูกฉา�ลง (Project Area) ซึ่งเขียนแทนด้วย σ และมีหน่วยพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยโมเลกุล

พื้นที่ผิวทั้งหมดของตัวเร่งปฏิกิริยา (S_g) สามารถคำนวณหาได้ดังนี้

$$S_g = \left[\frac{V_m N_0}{V} \right] \frac{\sigma}{W} \quad (13)$$

เมื่อ N_0 คือ Avogadro's number ซึ่งมีค่าเท่ากับ 6.02×10^{23} molecules/mole
 W คือ น้ำหนักของตัวอย่างที่ใช้ในการหาพื้นที่ผิว

บรรนอวนอร์ เออมเมตต์และเทลเลอร์ ได้เสนอว่า σ คือ พื้นที่ของโมเลกุลที่ฉายลงบนพื้นผิวในขณะที่โมเลกุลสูงจัดเรียงใน 2 มิติ อยู่ใกล้ชิดกันมาก (Close Two-Dimensional Packing) ค่าที่หาโดยวิธีนี้จะมีค่ามากกว่าที่คำนวณได้จากการสมมติให้มोเลกุลที่ถูกดูดซับเป็นรูปทรงกลมและพื้นที่ที่ฉายลงบนพื้นที่ผิววงกลมเล็กน้อย โดยได้เสนอค่า σ ดังสมการ 14

$$\sigma = 1.09 \left[\frac{M}{N_0 \rho} \right]^{2/3} \text{ (cm}^3/\text{molecules}) \quad (14)$$

เมื่อ M คือ น้ำหนักโมเลกุล (g/mol) และ ρ คือ ความหนาแน่นของก้าชที่ถูกดูดซับ (g/cm^3) โดยปกติความหนาแน่นมากจะใช้ความหนาแน่นของของเหลวบริสุทธิ์ที่อุณหภูมิที่ใช้ในการทดลอง

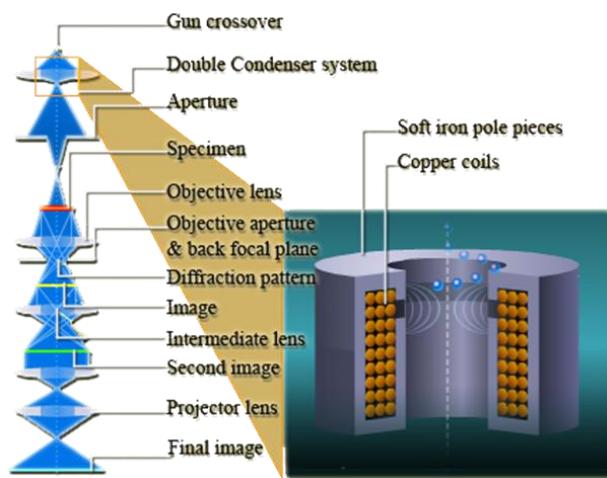
2.8.3 การวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพของตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (Transmission Electron Microscope, TEM)

เครื่อง Transmission Electron Microscope (TEM) เป็นกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน มีกำลังขยายสูงสุดประมาณ 0.1 นาโนเมตร การเตรียมตัวอย่างเพื่อที่จะดูด้วยกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน ต้องมีลักษณะบาง ซึ่งเตรียมขึ้นโดยวิธีพิเศษเพื่อให้สามารถอิเล็กตรอนผ่านทะลุได้ การสร้างภาพทำได้โดยการตรวจวัดอิเล็กตรอนที่ทะลุผ่านตัวอย่าง ดังนั้นกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่านเหมาะสมสำหรับศึกษารายละเอียดขององค์ประกอบภายในของตัวอย่าง ซึ่งจะให้รายละเอียดสูงกว่ากล้องจุลทรรศน์ชนิดอื่นๆ เนื่องจากมีกำลังขยายและประสิทธิภาพในการแยกแยะรายละเอียดสูงมาก ดังรูปที่ 2.18 แสดงเครื่อง Transmission Electron Microscope

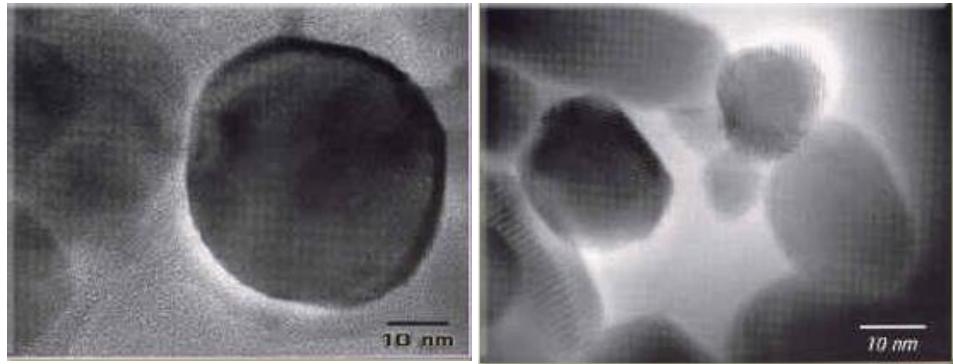


รูปที่ 2.16 เครื่อง Transmission Electron Microscope (Jeol company, 2015)

กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน ประกอบด้วย แหล่งกำเนิดอิเล็กตรอน ทำหน้าที่ผลิต อิเล็กตรอนเพื่อป้อนให้กับระบบ โดยกลุ่มอิเล็กตรอนที่ได้จากแหล่งกำเนิดจะถูกเร่งด้วยสนามไฟฟ้า จากนั้นกลุ่มอิเล็กตรอนจะผ่านเลนส์รวมรังสี (Condenser Lens) เพื่อให้กลุ่มอิเล็กตรอนกล้ายเป็นลำ อิเล็กตรอน ซึ่งสามารถปรับให้ขนาดของลำอิเล็กตรอนใหญ่หรือเล็กได้ จากนั้นลำอิเล็กตรอนจะเคลื่อนที่ ผ่านตัวอย่างที่จะศึกษา (Specimen) ตัวอย่างที่จะศึกษาต้องมีลักษณะแบบและบางมาก (บ่อยครั้งที่พบว่า อยู่ในช่วง 1-100 นาโนเมตร) จากนั้นจะเกิดการกระเจิงอนุภาคขึ้นเมื่ออิเล็กตรอนหลุดผ่านตัวอย่างและ อิเล็กตรอนที่หลุดผ่านตัวอย่างนี้จะถูกปรับโฟกัสของภาพโดยเลนส์ไอลัตตุ (Objective Lens) ซึ่งเป็น เลนส์ที่ทำหน้าที่ขยายภาพให้ได้รายละเอียดมากที่สุด จากนั้นจะได้รับการขยายด้วยเลนส์หอดภาพไปสู่จ่อ รับ (Projector Lens) และปรับโฟกัสของลำอนุภาคอิเล็กตรอนให้ยาวพอดีที่จะปรากฏบนฉากรีองแสง สุดท้ายจะเกิดการสร้างภาพขึ้นมา ดังรูปที่ 2.19 ส่วนประกอบและการทำงานของเครื่อง TEM และ รูปที่ 2.20 แสดงตัวอย่างภาพโครงสร้างที่วิเคราะห์ด้วย TEM



รูปที่ 2.15 ส่วนประกอบและการทำงานของเครื่อง TEM
(สถาบันนวัตกรรมและพัฒนาระบวนการเรียนรู้มหาลัยมหิดล, 2557)



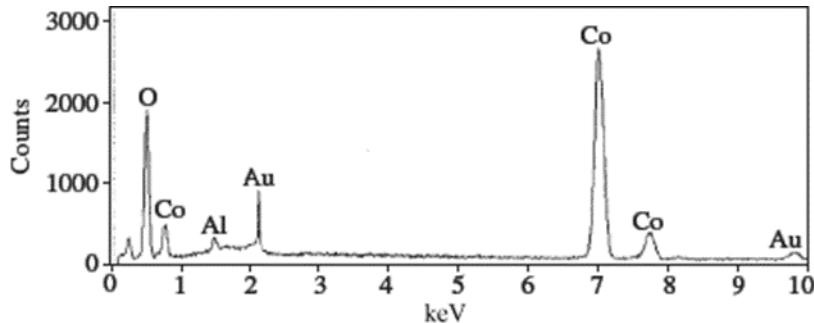
รูปที่ 2.17 ตัวอย่างภาพโครงสร้างที่วิเคราะห์ด้วย TEM
(สถาบันวัสดุกรรมและพัฒนากระบวนการเรียนรู้มหาลัยมหิดล, 2557)

2.8.4 การวิเคราะห์องค์ประกอบของธาตุภายในตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยเครื่องอ็อกซิเรย์แบบกระจายพลังงาน (Energy Dispersive X-ray Spectrometer, EDX)

Energy Dispersive X-ray Spectrometer (EDX) เครื่องมือวิเคราะห์หาปริมาณธาตุได้ทั้งเชิงปริมาณและเชิงคุณภาพ สามารถทดสอบชิ้นงานที่เป็นของแข็ง ของเหลว หรือเป็นผงได้ในระดับหน่วยการวัด เป็นร้อยละหรือส่วนในล้านส่วน (ppm) โดยใช้หลักการยิงรังสี X-Ray ไปยังชิ้นงานตัวอย่างและวัดระดับการกระจายพลังงาน (Energy Dispersion) ที่สะท้อนออกมารูป X-ray Fluorescence จะทำให้ทราบว่ามีธาตุอะไรอยู่บ้าง ในปริมาณเท่าไหร่ สามารถวิเคราะห์ได้ทั้งบรรยายกาศแบบปกติ แบบสุญญาการคหรือก้าซีเอลีเมได้ คุณสมบัติพิเศษคือ สามารถวิเคราะห์ชิ้นงานได้อย่างรวดเร็ว สะดวก และมีความเที่ยงตรงสูง สามารถวิเคราะห์ธาตุได้ตั้งแต่ ธาตุคาร์บอน (C) ถึงยูเรเนียม (U) เป็นการทดสอบแบบไม่ทำลายชิ้นงานและไม่ต้องเตรียมชิ้นงาน โดยรูปที่ 2.21 แสดงเครื่อง Energy Dispersive X-ray Spectrometer และรูปที่ 2.22 แสดงตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย EDX



รูปที่ 2.18 เครื่อง Energy Dispersive X-ray Spectrometer (Shimadzu, 2015)

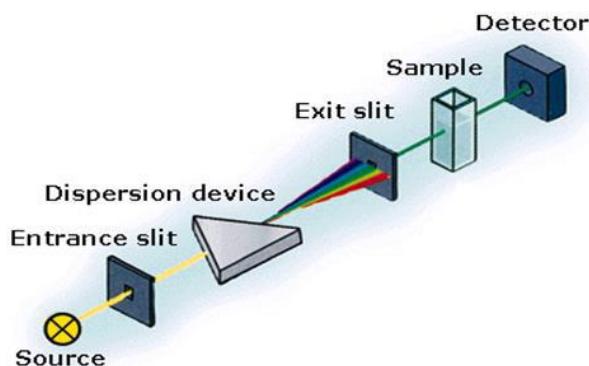


รูปที่ 2.19 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย EDX (Caffarena และคณะ, 2006)

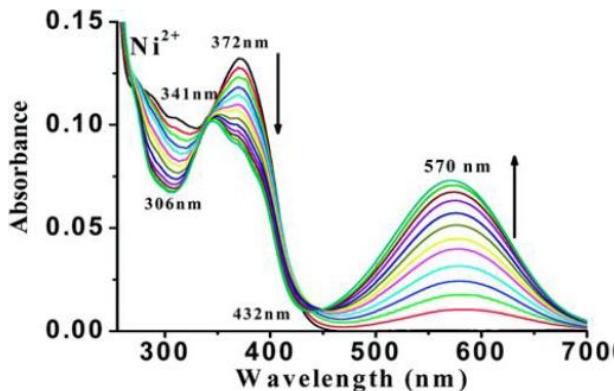
2.8.5 เครื่องเครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง (UV-VIS Spectrophotometer)

เครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง เป็นเครื่องมือที่ใช้ในการวิเคราะห์สารโดยอาศัยหลักการดูดกลืนรังสีของสารที่อยู่ในช่วงอัลตราไวโอเลต (UV) และช่วงที่ตามองเห็นได้ (Visible, VIS) ความยาวคลื่นประมาณ 190-1100 นาโนเมตร ส่วนใหญ่เป็นสารอินทรีย์ สารประกอบเชิงซ้อนหรือสารอนินทรีย์ ทั้งที่มีสีและไม่มีสี สารแต่ละชนิดจะดูดกลืนรังสีในช่วงความยาวคลื่นที่แตกต่างกันและปริมาณการดูดกลืนรังสีก็ขึ้นอยู่กับความเข้มของสารนั้น การดูดกลืนแสงของสารต่างๆ เป็นสัดส่วนโดยตรงกับความเข้มข้นของสาร

หลักการทำงาน เมื่อโมเลกุลของตัวอย่างถูกฉายด้วยแสงที่มีพลังงานเหมาะสมจะทำให้อิเล็กตรอนภายในอะตอมเกิดการดูดกลืนแสงแล้วเปลี่ยนสถานะไปอยู่ในชั้นที่ระดับพลังงานสูงกว่าเมื่อทำการวัดปริมาณของแสงที่ผ่านหรือสะท้อนมาจากตัวอย่างเทียบกับแสงจากแหล่งกำเนิดที่ความยาวคลื่นค่าต่างๆ ตามกฎของ Beer-Lambert ค่าการดูดกลืนแสง (Absorbance) ของสารจะแปรผันกับจำนวนโมเลกุลที่มีการดูดกลืนแสง ดังนั้นจึงสามารถใช้เทคนิคนี้ในระบุชนิดและปริมาณของสารต่างๆ ที่มีอยู่ในตัวอย่างได้



รูปที่ 2.23 ส่วนประกอบและการทำงานของเครื่อง UV-VIS Spectrophotometer
(Owen, T., 2000)



รูปที่ 2.24 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย UV-VIS Spectrophotometer (Goswami, S., 2014)

2.8.6 การวิเคราะห์ปริมาณโลหะด้วยเครื่องวิเคราะห์โลหะหนัก (Atomic Absorption Spectrophotometer, AAs)

หลักการทำงาน เมื่อสารตัวอย่างที่เป็นของเหลวถูกดูดเข้าสู่เบลว่าไฟ ความร้อนจะทำให้ละอองของแก๊สผสมของเหลว (Gas-Liquid Aerosol) กลายเป็นละอองของแก๊สผสมของแข็ง (Solid-Gas Aerosol) กลายเป็นแก๊สและเกิดโมเลกุลของสารตัวอย่าง (MA) ตามลำดับ เมื่อโมเลกุลได้รับความร้อนที่เหมาะสม โมเลกุลจะแตกตัวเป็นอะตอมอิสระ ซึ่งในขั้นตอนนี้ถ้าปล่อยพลังงานแสง (Resonance Energy) จากแหล่งภายนอกที่มีความยาวคลื่นจำเพาะสำหรับอะตอมนั้น ๆ ผ่านกลุ่มอะตอมอิสระ พลังงานแสงนี้จะถูกดูดกลืนเป็นสัดส่วนโดยตรงกับจำนวนอะตอมอิสระดังสมการที่ 15

$$A = \log I_0/I_t = \epsilon cl \quad (15)$$

โดย A = ค่าการดูดกลืนแสง (Absorbance)

I_0 = ปริมาณแสงที่ผ่านเข้าไปในตัวอย่าง

I_t = ปริมาณแสงที่ผ่านออกมานะ

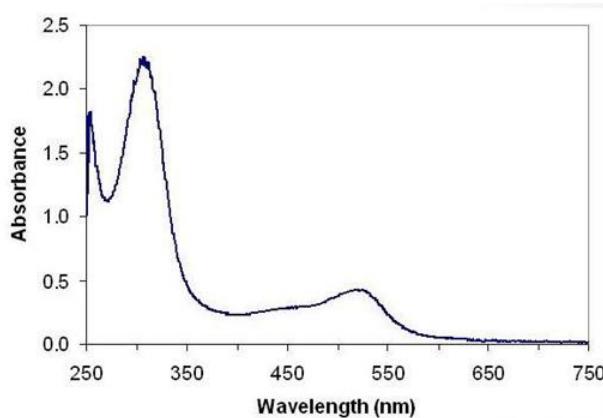
ϵ = เป็นสมบัติจำเพาะของสารที่ดูดกลืนและวัดที่ความยาวคลื่นนั้น
เรียกว่า molar absorptivity ($L mol^{-1} cm^{-1}$)

c = ความเข้มข้นเป็น มोล/ลิตร หรือโมลาร์ (M)

l = ระยะทางที่แสงผ่านตัวอย่าง



รูปที่ 2.5 เครื่อง Atomic Absorption Spectrophotometer (Qualitest Inc, 2015)



รูปที่ 2.6 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย Atomic Absorption Spectrophotometer
(Chen, Z. และคณะ, 2011)

2.8.7 การวิเคราะห์ผิววัสดุเชิงเคมีด้วยเครื่องวิเคราะห์ผิววัสดุ (X-ray Photoelectron Spectroscopy, XPS)

X-ray Photoelectron Spectroscopy หรือที่รู้จักกันในชื่อ เทคนิค XPS ใช้แสงในย่านของ soft x-ray เพื่อการกระตุนให้เกิดโฟโตอิเล็กตรอนและเน้นที่การวิเคราะห์ค่าพลังงานยึดเหนี่ยวของอิเล็กตรอนชั้นในสุด (Core electron) เนื่องจากค่าพลังงานดังกล่าวเป็นค่าเฉพาะของอะตอมในแต่ละธาตุและขึ้นอยู่กับสถานะทางเคมีของอะตอมนั้น การวิเคราะห์ดังกล่าวจึงสามารถระบุชนิดและสถานะทางเคมีของธาตุที่เป็นองค์ประกอบบริเวณพื้นผิวของสารที่ต้องการวิเคราะห์ได้ เทคนิค XPS สามารถประยุกต์ใช้กับพื้นผิววัสดุหลากหลายชนิด เช่น โลหะ สารกึ่งตัวนำ เซรามิกส์ แก้ว พื้น กระดูก ผ้า ฯลฯ



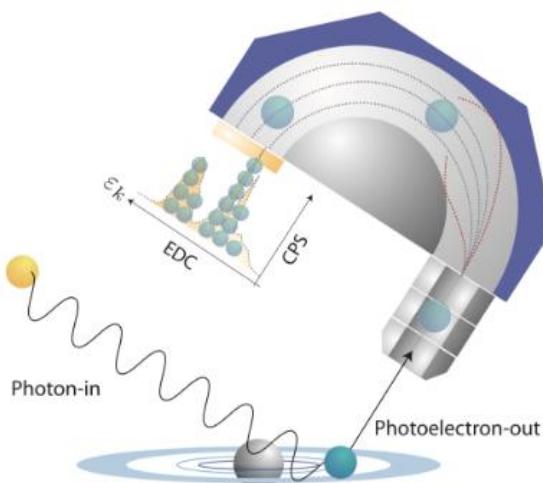
รูปที่ 2.7 เครื่อง X-ray Photoelectron Spectroscopy
(CNSI LAB MANAGEMENT SYSTEM, 2016)

หลักการทำงาน ทำโดยการฉายแสงที่มีค่าพลังงานหรือความยาวคลื่นค่าเดียว (Mono-Energetic) ที่โดยทั่วไปอยู่ในย่านของ UV ถึง X-ray ลงบนพื้นผิวของวัสดุหรือตัวอย่างที่ต้องการวิเคราะห์ หากแสงที่ฉายมีค่าพลังงานสูงกว่าค่าพลังงานยึดเหนี่ยว (Binding Energy: BE) ของอิเล็กตรอนในอะตอมที่เป็น

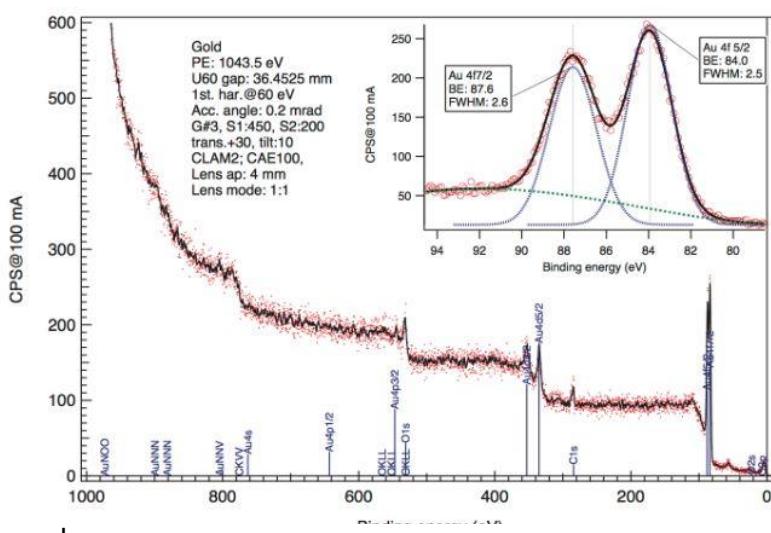
องค์ประกอบของตัวอย่าง อิเล็กตรอนจะถูกกระตุ้นให้หลุดออกจากอะตอมและพื้นผิวของวัสดุจากประกายการณ์ไฟโตอิเล็กตรอน อิเล็กตรอนที่หลุดออกมามีเรียกว่าไฟโต-อิเล็กตรอน (Photoelectron) ซึ่งอิเล็กตรอนเหล่านี้จะถูกตรวจวัดค่าพลังงานจลน์ (Kinetic Energy; KE) ด้วยอุปกรณ์ที่เรียกว่า Electron Energy Analyser โดยค่าพลังงานจลน์ของอิเล็กตรอนที่วัดได้มีความสัมพันธ์กับค่าพลังงานยึดเหนี่ยวของอิเล็กตรอน ดังสมการที่ 16

$$KE = h\nu - BE - e\Phi \quad (16)$$

ในที่นี้ $h\nu$ คือค่าพลังงานของแสงที่ใช้และ $e\Phi$ คือค่า Work function ของ Electron Energy Analyser



รูปที่ 2.8 การทำงานของเครื่อง X-ray Photoelectron Spectroscopy
(สถาบันวิจัยแสงชีนโคตรอน องค์การมหาชน, 2559)



รูปที่ 2.29 ตัวอย่างการวิเคราะห์ด้วย X-ray Photoelectron Spectroscopy
(สถาบันวิจัยแสงชีนโคตรอน องค์การมหาชน, 2559)

2.9 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

ตั้งแต่ในอดีตจนถึงปัจจุบันได้มีงานวิจัยและบทความที่ศึกษาเกี่ยวกับการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแบบโลหะคู่ ซึ่งอยู่ตัวอย่างงานวิจัยที่มีความเกี่ยวข้องดังต่อไปนี้

เอกสารนี้ วงศ์แก้ว. (2548) ทำการศึกษาการพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาประเภท Pt/CeO₂/Al₂O₃ และศึกษาผลจากการเกิดปฏิกิริยาสำหรับปฏิกิริยาคาร์บอนออกไซด์ออกซิเดชันที่อุณหภูมิต่ำ ได้กล่าวไว้ว่าตัวเร่งปฏิกิริยาประเภท Pt/Al₂O₃ จะมีความสามารถในการเร่งปฏิกิริยาการเผาไหม้ก๊าซคาร์บอนมอนอกไซด์ที่อุณหภูมิค่อนข้างสูง (สูงกว่า 160 องศาเซลเซียส) และมีความสามารถว่าตัวเร่งปฏิกิริยาไม่แสดงถึงการสูญเสียความสามารถในการเร่งปฏิกิริยา เมื่อมีการนำมาใช้เป็นระยะเวลานาน ดังนั้นการที่จะพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดนี้ให้มีความสามารถในการเร่งปฏิกิริยาเพิ่มขึ้นที่อุณหภูมิต่ำลง (น้อยกว่า 150 องศาเซลเซียส)

An, N. และคณะ (2014) ทำการศึกษาการออกแบบตัวเร่งปฏิกิริยา Pt/Al₂O₃ เพื่อให้สามารถใช้งานได้อย่างมีประสิทธิภาพสูงสำหรับปฏิกิริยาออกไซเดชันในอุณหภูมิต่ำ ซึ่งได้ทำการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัมบนตัวรองรับอะลูมิเนียมออกไซด์ โดยใช้วิธีการพอกพูนแบบคอลลอยด์ ซึ่งสภาวะทางเคมีและโครงสร้างของแพลทินัมขึ้นอยู่กับการรักษาอุณหภูมิ ซึ่งสามารถพอกพูนแพลทินัมบนตัวรองรับอะลูมิเนียมออกไซด์โดยการเผาที่อุณหภูมิต่ำ ในขณะที่การออกแบบตัวเร่งปฏิกิริยาที่อุณหภูมิสูง ซึ่งตัวรองรับอะลูมิเนียมออกไซด์ทำหน้าที่เป็นตัวยึดและยับยั้งการเผาผลักอนุภาคบนพื้นผิวของตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม

Holton, O.T. & Stevenson, J.W. (2013) บทบาทของแพลทินัมในเซลล์เชือเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยนโปรตอน (PEMFC) โดยทั่วไปแพลทินัมถูกใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่ข้าวแอนโอดและแคโทดของเซลล์เชือเพลิง มีลักษณะที่สำคัญสี่ประการสำหรับประสิทธิภาพของตัวเร่งปฏิกิริยาในเซลล์เชือเพลิง คือ 1. ค่ากัมมันตภาพ (Activity) ในการเร่งปฏิกิริยาชีวิตรับพันผืนพวนผืนหน้าโลหะ ตัวเร่งปฏิกิริยาจะต้องดูดซับตัวที่มีความแข็งแรงเพียงพอเพื่อที่จะทำลายพันธะเคมีแต่ยังไม่เพียงพอที่จะทำให้เกิดผลิตภัณฑ์ พบร่วมแพลทินัมมีค่ากัมมันตภาพสูงที่สุด ปฏิกิริยาออกซิเดชันของไฮโดรเจน มีความรวดเร็วมากและใช้ปริมาณของแพลทินัมน้อยกว่าปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชัน 2. ค่าสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยา (Selectivity) การทำให้ได้ผลิตภัณฑ์ที่ต้องการและลดผลิตภัณฑ์ข้างเคียง พบร่วมแพลทินัมเป็นโลหะที่มีค่าสัดส่วนการเลือกทำปฏิกิริยาใกล้เคียง 100 เปอร์เซ็นที่สุดในปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชัน 3. ความเสถียร (Stability) พบร่วมแพลทินัมค่อนข้างมีความเสถียรในสภาพแวดล้อมของเซลล์เชือเพลิง มีศักยภาพสูง ค่าความเป็นกรด-ด่างและ 4. ความต้านทานต่อความเป็นพิษ (Poisoning Resistance) แพลทินัมเป็นโลหะที่ไวต่อความเป็นพิษ มีสองวิธีในการป้องกันคือ เอาสิ่งที่เป็นพิษออกจากระบบและการผสมแพลทินัมกับโลหะอื่นเพื่อลดความไวต่อการเป็นพิษ

Tengco, J.M.M. และคณะ (2016) ทำการศึกษาการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม-โคบลต์บนตัวรองรับคาร์บอน (Pt-Co/C) โดยใช้วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าทำการพอกพูนแพลทินัมลงบนโคบลต์ที่อยู่บนตัวรองรับคาร์บอนที่ผ่านการปรับปรุงพื้นผิวด้วยการเคลือบฝังแบบแห้ง (Charge enhanced dry impregnation) วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้ากระทำในอ่างสารละลายที่บรรจุเกลือโลหะแพลทินัม ($PtCl_6^{2-}$), ไดเมทิลามาโนดิบอราน (Dimethylamine Borane, DMAB) เป็นตัวรีดิวช์ และเอทิลีนไดเอมีน (Ethylenediamine, EN) เป็นสารเพิ่มความเสถียร ในอัตราส่วนของ $H_2PtCl_6:DMAB:EN$ เป็น 1:5:4 และกระทำภายในเงื่อนไขที่ค่าความเป็นกรด-ด่าง 10 โครงสร้างของตัวเร่งปฏิกิริยาศึกษาโดย STEM และ XRD พบขนาดอนุภาคประมาณ 1.6 นาโนเมตร จากการทดลองวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าพบว่าเปอร์เซ็นของปริมาณแพลทินัมที่หลุดมีปริมาณสูง อนุภาคมีขนาดใหญ่ และมีสัณฐานวิทยาเป็นแบบ hollow-shell จากผล XEDS mapping ยืนยันว่าวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าทำให้เกิดโครงสร้างแบบ hollow-shell ของ

แพลทินัม-โคบอลต์ ผลการศึกษาในครั้งนี้พบว่ามีระยะจ่ายตัวของแพลทินัมได้ดี การควบคุมกระบวนการจะนับลดลงของการพอกพูนแบบไม่ใช่ไฟฟ้าทำให้การเตรียมโลหะคู่ แพลทินัม-โคบอลต์มีประสิทธิภาพที่ดี

Wongkaew, A. และคณะ (2016) ศึกษาวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช่ไฟฟ้ากึ่งต่อเนื่องในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแบบแกนกลางและเปลือกหุ้ม (Core-Shell) โดยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช่ไฟฟ้ากึ่งต่อเนื่องถูกพัฒนาสำหรับการเตรียมของตัวแปรและการควบคุมแพลทินัมที่อยู่บนแพลเลเดียม การพอกพูนของแพลทินัมจะทำในอ่างสารละลายที่บรรจุเกลือโลหะริดิวช์ ($PtCl_6^{2-}$), ตัวริดิวช์ (Hydrazine) และสารเพิ่มความคงตัว (Ethylenediamine) เพื่อหลีกเลี่ยงการดูดซึบทางไฟฟ้าสถิตของ $PtCl_6^{2-}$. ค่าความเป็นกรด-ด่างของอ่างถูกควบคุมไว้ที่ 9 ซึ่งมีค่าสูงกว่าค่า PZC ของตัวรองรับคาร์บอนเพื่อสร้างพื้นผิวคาร์บอนให้เป็นประจุลบ ในอ่างจะรักษาความเสถียรโดยการเติมเอชิลลินไดเออมีน (Ethylenediamine) และจำกัดความเข้มข้นของไฮดรากซีน (N_2H_4) เพื่อป้องกันความร้อนของ $PtCl_6^{2-}$ ในอ่างน้ำลดลงไปอยู่ในรูปแบบ Pt^0 ความเข้มข้นของไฮดรากซีนจะควบคุมโดยการปั๊มสารละลายไฮดรากซีนที่อัตราการปั๊มต่างๆ โครงสร้างของตัวเร่งปฏิกิริยาศึกษาโดย STEM และ EDS ความหนาของเปลือกแพลทินัม (Pt shell) ที่ค่าต่างๆ กันแกนแกนแพลเลเดียม ปริมาณแพลทินัมที่เติม 6.0, 11.7, 17.2, และ 22.7 เปอร์เซ็นโดยน้ำหนักสอดคล้องกับเปลือกแพลทินัมแบบชั้นเดียวที่ 0.9, 1.7, 2.7, และ 3.4 บันแพลเลเดียม ตามลำดับ ตัวเร่งปฏิกิริยาจะถูกประเมินความสามารถในการเร่งปฏิกิริยาเพื่อเข้าสู่สมดุลของปฏิกิริยาออกซิเจนริดกัชัน (ORR) ตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม-แพลเลเดียมบนตัวรองรับคาร์บอนแบบคอร์-เซลล์ (core-shell Pd-Pt/C) มีความว่องไวมาก โดยเฉพาะตัวอย่างที่มีการพอกพูนแบบชั้นเดียวของแพลทินัมที่ 0.9 บันแพลเลเดียมกับมวลกัมมันตภพ (Mass activity) 329 A/g Pt ถูกเปรียบเทียบกับ 183 A/g Pt สำหรับตัวอย่างแพลทินัมบนตัวรองรับคาร์บอน 50.5 wt\% แบบเดิม ในทำงนเดียวกัน พื้นที่ผิวไฟฟ้าเคมี (ECSA) สำหรับตัวอย่างแพลทินัมเซลล์ (Pt shell) ทั้งหมด ($72\text{--}211 \text{ m}^2\text{Pt/g Pt}$) มีค่าสูงกว่าตัวเร่งปฏิกิริยาแบบเดิม ($58 \text{ m}^2\text{Pt/g Pt}$).

Xu, Y. & Lin, X. (2007) ได้ทำการศึกษาถึงขนาดของโลหะแพลทินัม พบว่า ขนาดของโลหะแพลทินัมจะมีผลต่อการกระจายตัวบนตัวรองรับอะลูมิниา ซึ่งจะส่งผลต่อกระบวนการเร่งปฏิกิริยาและถ้าหากโลหะแพลทินัมที่มีขนาดเล็กกว่า 10 นาโนเมตร จะทำให้โลหะแพลทินัมเกิดการกระจายตัวได้ดีทำให้เกิดการเร่งปฏิกิริยาที่ดีด้วยโดยปฏิกิริยาที่กล่าวถึง คือ เมรานอลออกซิเดชันและปฏิกิริยาออกซิเจนริดกัชัน

บทที่ 3

อุปกรณ์และวิธีการทดลอง

ในบทนี้จะกล่าวถึง สารเคมี อุปกรณ์ และเครื่องมือวิเคราะห์ที่มีความจำเป็นในการทำงานวิจัย วิธีการทดลองการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแบบโลหะคู่ที่มีโครงสร้างแบบแกนกลางและเปลือกหุ้มของแพลทินัม-โคบัลต์บนตัวรองรับคาร์บอนเพื่อใช้กับปฏิกิริยาออกซิเจนรีดักชัน และแผนการทดลอง

3.1 สารเคมี

1. โคบัลต์คลอไรด์ (Cobalt (II) chloride 6-hydrate)
สูตรเคมี: $\text{CoCl}_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$
บริษัทผู้ผลิต: Sigma-Aldrich
2. ไดเมธิลอะมีนบอราน (Dimethylamine borane, DMAB)
สูตรเคมี: $(\text{CH}_3)_2\text{NC}_6\text{H}_4\text{CHO}$
บริษัทผู้ผลิต: Ajax Finechem
3. คลอโรแพลทินิก เอชิด ไฮเดรต (Hexachloroplatinic acid hydrate)
สูตรเคมี: $\text{H}_2\text{PtCl}_6 \cdot x\text{H}_2\text{O}$
บริษัทผู้ผลิต: Sigma-Aldrich
4. กรดไฮโดรคลอริก (Hydrochloric Acid)
สูตรเคมี: HCl
บริษัทผู้ผลิต: ANaPURE
5. โซเดียมไฮดรอกไซด์ (Sodium hydroxide)
สูตรเคมี: NaOH
บริษัทผู้ผลิต: QReC
6. โซเดียมซิเตรท (Sodium dihydrogen citrate)
สูตรเคมี: $\text{HO}(\text{COONa})(\text{CH}_2\text{COOH})_2$
บริษัทผู้ผลิต: Sigma-Aldrich
7. Platinum standard for ICP or AAs
สูตรเคมี: 1000 mg/L Pt in hydrochloric acid
บริษัทผู้ผลิต: Merck
8. Cobalt standard for ICP or AAs
สูตรเคมี: 1000 mg/L Co in nitric acid
บริษัทผู้ผลิต: Merck
9. น้ำดีไอออนไนซ์ (Deionized water)
10. คาร์บอน (Conductive carbon, XC-72)

3.2 เครื่องมือและอุปกรณ์

1. บีกเกอร์
2. ระบบอุ่น
3. ปีเปต
4. ขัตังและที่จับบีด
5. ตะแกรงร้อน
6. เตาอบ
7. เตาเผา
8. ชุดเครื่องกรอง
9. เครื่องซึ่ง 3 ตำแหน่ง
10. เครื่อง pH Meter
11. เครื่องกวนแบบแม่เหล็กและความร้อน (Magnetic Stirrer)
12. กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (Transmission Electron Microscope, TEM)
13. เครื่อง X-ray Diffraction (XRD)
14. เครื่อง X-ray Photoelectron Spectrometer (XPS)
15. เครื่อง UV-VIS Spectrophotometer
16. เครื่อง Atomic absorption spectroscopy (AAs)

3.3 วิธีการทดลอง

การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแบบแกนกลางและเปลือกหุ้ม (Core-Shell) จะใช้วิธีการเตรียมแตกต่างกัน 2 วิธี ได้แก่ การเตรียมโลหะแกนกลางของตัวเร่งปฏิกิริยาใช้วิธีการแรลงดึงดูดเชิงไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงและการเตรียมโลหะที่เปลือกหุ้มใช้วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช่ไฟฟ้า ตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมได้จะถูกนำไปวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพและทางเคมีต่อไป รายละเอียดของวิธีการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยา มีดังนี้

3.3.1 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโดยใช้โลหะโคบล็อตเป็นโลหะแกนกลาง ด้วยวิธีการแรลงดึงดูดเชิงไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรง

1. หาค่าความเป็นกรด ด่างตำแหน่งพื้นผิว carbон มีประจุเป็นศูนย์ ทำได้ด้วยการเตรียมน้ำดื่มโอนในชี森ให้มีค่าความเป็นกรด ด่าง ที่ 1-13 จำนวน 40 ลบ.ชม. บรรจุในขวดพลาสติกขนาด 100 ลบ.ชม. จำนวน 13 ขวด พร้อมติดป้ายค่าความเป็นกรด ด่างข้างขวด
2. วัดค่าความเป็นกรด ด่าง ทั้ง 13 ค่า บันทึกเป็น ค่าความเป็นกรด ด่างเริ่มต้น (pH_{init})
3. เติมผงคาร์บอนลงในน้ำดื่มโอนในชี森ทั้ง 13 ขวด ขวดละ 2 กรัม
2. นำไปเขย่าเป็นเวลา 1 ชั่วโมง
3. ตั้งทิ้งไว้ให้คาร์บอนตกตะกอน แล้วลึงวัดค่าความเป็นกรด ด่างของน้ำแต่ละขวด บันทึกเป็นค่าความเป็นกรด ด่างสุดท้าย (pH_{final})

4. นำค่าความเป็นกรด ด่างเริ่มต้น และสุดท้ายไปพล็อตกราฟ โดยให้ค่าความเป็นกรด ด่างเริ่มต้น เป็นแกนนอน และค่าความเป็นกรด ด่าง สุดท้ายเป็นแกนตั้ง ตำแหน่งค่าความเป็นกรด ด่าง สุดท้ายคงที่คือค่า PZC
5. เมื่อได้ค่า PZC แล้ว จะหา ค่า **maximum uptake** ของสารละลายโดยคลอต์
6. เมื่อทราบค่าความเป็นกรด ด่างที่ทำให้เกิดการดูดซึบของคลอต์บนคาร์บอนในปริมาณมากสุด จะเลือกใช้สภาวะนี้ในการเตรียม Co/C-XC72
7. Co/C-XC72 ที่เตรียมได้จะถูน้ำไปอบที่ 100 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 10 ชั่วโมง
8. นำสารที่ได้ปรีดิวช์กับก้าชผสมโดยมีองค์ประกอบของก้าชผสมดังนี้ ก้าชไฮโดรเจน ร้อยละ 30 และ ก้าชไฮเดรียมร้อยละ 70 โดยปริมาตร ที่อุณหภูมิ 400 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 5 ชั่วโมง จะได้ตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะแกนกลางโดยคลอต์บนตัวรองรับคาร์บอน

3.3.2 การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโดยใช้โลหะแพลทินัมเป็นโลหะเปลือกหุ้มด้วยวิธีการพอกพูนโลหะแบบไม่ใช้ไฟฟ้า

การพอกพูนโลหะโดยไม่ใช้ไฟฟ้าถูกออกแบบสำหรับพอกพูนโลหะตัวที่สองลงบนตัวโลหะแกนกลาง เพียงเท่านั้น ความเข้มข้นพื้นผิวของโลหะเปลือกหุ้มถูกกำหนดโดยการดูดซึบทางเคมีโดยใช้การไฟเกรตด้วย ออกซิเจน-ไฮโดรเจน ผลของการไฟเกรตจะทำให้ทราบปริมาณพื้นผิวรวมของโลหะตัวแรกซึ่งจะใช้ในการคำนวณปริมาณสารตั้งต้นโลหะตัวที่สองที่เป็นเปลือกหุ้มต่อไป ก่อนทำการทดลองจะต้องทดสอบความเสถียรของสารรีดิวช์ โดยสารรีดิวช์ไม่ควรจะรีดิวช์สารละลายโลหะตัวที่สอง ที่สภาวะนี้ถือว่าตัวรีดิวช์มีความเสถียรต่อสารละลายโลหะตั้งต้น และทำการทดสอบการดูดซึบทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงของสารละลายโลหะตัวที่สองกับตัวรองรับ โดยสารละลายโลหะตัวที่สองต้องไม่เกิดการดูดซึบลงไปอยู่บนตัวรองรับ ดังนั้น ขั้นตอนการทำการทำทดลองเป็นดังนี้

- การทดสอบความเสถียรของสารตั้งต้นแพลทินัมในสารรีดิวช์
 1. นำสารละลายกรดคลอโรแพลทินิกที่ทราบความเข้มข้นปริมาตร 150 ลูบาร์ค์เซนติเมตร ใส่ลงในบีกเกอร์ขนาด 250 ลูบาร์ค์เซนติเมตร
 2. ปรับค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายให้ได้ค่าประมาณ 10 และควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างให้คงที่
 3. ทำการควบคุมอุณหภูมิในการทดลองที่ 27 องศาเซลเซียส (อุณหภูมิห้อง)
 4. เติม DMAB ในอัตราส่วนเชิงโมลของ DMAB ต่อกรดคลอโรแพลทินิก คิดเป็น 5 ต่อ 1 โดยโมล (Molar ratio) พร้อมการสารละลายอย่างเร็วตลอดเวลา
 5. ตรวจสอบความเข้มข้นของสารละลายในบีกเกอร์ก่อนเติม DMAB โดยค่าที่ได้นี้จะเป็นความเข้มข้นของแพลทินัมเริ่มต้น
 6. หลังจากเติม DMAB วัดค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายตลอดเวลา และ ต้องปรับค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายให้ได้คงที่ประมาณ 10
 7. เก็บตัวอย่างสารละลายที่เวลา 0, 5, 10, 15, 20, 25, 30, 40, 50 และ 60 นาที เพื่อวิเคราะห์ความเข้มข้นของโลหะในสารละลาย
- การทดสอบการดูดซึบทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิกกับตัวรองรับคาร์บอน XC-72

1. นำสารละลายกรดคลอโรแพลทินิคที่ทราบความเข้มข้นปริมาตร 200 ลูกบาศก์เซนติเมตร ใส่ลงในบีกเกอร์ขนาด 250 ลูกบาศก์เซนติเมตร
 2. ปรับค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายให้ได้ค่าประมาณ 10 และควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างให้คงที่
 3. ทำการควบคุมอุณหภูมิในการทดลองที่อุณหภูมิห้อง และการสารละลายอย่างเร็วตลอดเวลา
 4. ตรวจสอบความเข้มข้นของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิค โดยค่าที่ได้นี้จะเป็นความเข้มข้นเริ่มต้น จำนวนสารละลายตลอดเวลา
 5. เติมตัวรองรับคาร์บอนลงไปในสารละลาย จำนวนสารละลายตลอดเวลา
 6. เก็บตัวอย่างสารละลายที่เวลา 0, 10, 20, 30, 45 และ 60 นาที โดยสารละลายตัวอย่างที่เก็บได้ต้องนำมารองผ่านตัวกรองขนาด 0.45 ไมโครเมตร และนำไปวิเคราะห์ความเข้มข้นของโลหะในสารละลายด้วยเครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง
- การพอกพูนโลหะแพลทินัมบนโลหะโคบอลต์ที่อยู่บนตัวรองรับคาร์บอนด้วยวิธีการพอกพูนโดยไม่ใช้ไฟฟ้า
 1. นำสารละลายกรดคลอโรแพลทินิคที่ทราบความเข้มข้นในปริมาตร 150 ลูกบาศก์เซนติเมตรใส่ลงในบีกเกอร์ขนาด 250 ลูกบาศก์เซนติเมตร
 2. ปรับค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายให้ได้ค่าประมาณ 10 และควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างให้คงที่
 3. เติม DMAB โดยปริมาณ DMAB ที่ใช้ต่อปริมาณสารละลายกรดคลอโรแพลทินิคคิดเป็น 5 ต่อ 1 โดยมวล ที่ปริมาตร 50 ลูกบาศก์เซนติเมตร จำนวนสารละลายอย่างเร็วตลอดเวลา
 4. ตรวจสอบความเข้มข้นของสารละลายในบีกเกอร์ โดยค่าที่ได้นี้จะเป็นความเข้มข้นและวัดค่าความเป็นกรด-ด่าง โดยต้องปรับค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายให้ได้ประมาณ 10
 5. เติมตัวรองรับลงไปในสารละลาย จำนวนสารละลายตลอดเวลา
 6. เก็บตัวอย่างสารละลายที่เวลา 0, 5, 10, 15, 20, 25, 30, 40, 50 และ 60 นาที โดยสารละลายตัวอย่างที่เก็บได้ต้องนำมารองผ่านตัวกรองขนาด 0.45 ไมโครเมตร และนำไปวิเคราะห์ความเข้มข้นของโลหะในสารละลาย
 7. เมื่อครบ 60 นาทีให้หยุดการสาร นำสารละลายที่ได้ไปกรองเพื่อเอาของแข็ง
 8. ล้างของแข็งให้สะอาดด้วยน้ำดีไอก่อนในปริมาณ 2 ลิตร
 9. นำของแข็งที่ได้ไปอบให้แห้งที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 10 ชั่วโมง
 10. นำสารที่ได้ไปรีดิวช์กับก้าชพสมโดยมีองค์ประกอบของก้าชพสมดังนี้ ก้าชไฮโดรเจนร้อยละ 30 และ ก้าชไฮเดรียมร้อยละ 70 โดยปริมาตร ที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 ชั่วโมง จะได้ตัวเร่งปฏิกิริยาแบบแกนกลางและเปลือกหุ้มที่มีโลหะแพลทินัมเป็นโลหะเปลือกหุ้มโลหะและโลหะโคบอลต์เป็นโลหะแกนกลางบนตัวรองรับคาร์บอน

3.4 การวิเคราะห์ผล

3.4.1 การวิเคราะห์ปริมาณโลหะแพลทินัมที่ดูดซับบนโลหะโคบอลต์ที่อยู่บนตัวรองรับคาร์บอน

การวิเคราะห์ปริมาณโลหะแพลทินัมที่ดูดซับบนโลหะนิกเกิล สามารถวิเคราะห์ได้จากการภาพมาตรฐาน (Calibration curve) โดยกราฟมาตรฐานเตรียมโดยการนำสารละลายกรดคลอโรแพลทินิคที่ความ

เข้มข้น 40, 80, 120, 160, 200, และ 240 มิลลิกรัมต่อลิตร และเลือกช่วงความยาวคลื่นที่ 200 ถึง 600 นาโนเมตร ทำการวัดค่าการดูดกลืนแสงของสารละลายกรดคลอโรแพล-ทินิกด้วยเครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง เลือกค่าความยาวคลื่นที่ให้ค่าความเข้มการดูดกลืนแสง (Intensity) สูงสุด บันทึกความเข้มการดูดกลืนแสงที่ได้นำไปสร้างกราฟความสัมพันธ์ระหว่างค่าความเข้มการดูดกลืนแสงกับความเข้มข้นของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิก โดยให้แกนตั้งเป็นค่าความเข้มข้นของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิกและแกนนอนเป็นค่าความเข้มการดูดกลืนแสง ในการหาความสัมพันธ์เชิงเส้นการยืนยันว่ากราฟมาตรฐานดังกล่าวมีความถูกต้อง นำเข้าสู่ที่สามารถยืนยันได้จากค่าสัมประสิทธิ์การตัดสินใจ (R^2) ไม่น้อยกว่า 0.97 หลังจากได้ค่าความเข้มข้นของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิก สามารถนำไปคำนวณหาค่าความเข้มข้นของแพลทินัมและคำนวณหาปริมาณโลหะแพลทินัมที่ดูดซับบนโลหะโภคอลต์ที่อยู่บนตัวรองรับคาร์บอน

3.4.2 การวิเคราะห์พื้นที่ผิวจำเพาะของตัวเร่งปฏิกิริยา

การวัดพื้นที่ผิวจำเพาะและปริมาตรรูปรุนของวัสดุดูดซับสามารถวิเคราะห์โดยใช้เทคนิคการดูดซับก้าชด้วยเครื่อง บอทท์ ในการทดสอบด้วยเครื่อง บอทท์ ใช้เซลล์สำหรับใส่ตัวอย่างจำนวน 2 เซลล์ เซลล์หนึ่งบรรจุวัสดุตัวอย่างที่ต้องการทดสอบพื้นที่ผิวจำเพาะ ส่วนอีกเซลล์ไม่ใส่วัสดุตัวอย่างแต่ทำหน้าที่เป็นเซลล์อ้างอิง โดยก่อนการทดสอบต้องให้ความร้อนแก่เซลล์เพื่อให้ความชื้นและไม่เกิดข้อผิดพลาดของสารถูกดูดซับชนิดอื่น แล้วจุ่มเซลล์ลงในภาชนะที่บรรจุไนโตรเจนเหลวเพื่อให้เซลล์อยู่ในภาวะอุณหภูมิต่ำ จากนั้นผ่านแก๊สในไนโตรเจนเข้ามาในเซลล์ โดยแก๊สในไนโตรเจนจะถูกดูดซับบนผิวของวัสดุทำให้ความดันภายในเซลล์ที่บรรจุวัสดุตัวอย่างลดลงจนกระทั่งคงที่ (P) ในขณะที่เซลล์ที่ไม่มีวัสดุตัวอย่างความดันของแก๊สในไนโตรเจนจะคงที่ (P_0) ข้อมูลที่เครื่องบันทึกผลคือค่าความดันสัมพัทธ์ (P/P_0) และปริมาณของแก๊สในไนโตรเจนที่ถูกดูดซับ จากนั้นเครื่องจะปล่อยแก๊สในไนโตรเจนเข้ามาอีกครั้ง แล้วแก๊สในไนโตรเจนถูกดูดซับจนความดันคงที่อีกเป็นชั่นนีจนกระทั่งความดันภายในเซลล์ไม่ลดลง ($P/P_0 \approx 1$) แสดงว่าไม่เกิดการดูดซับแก๊สในไนโตรเจนอีกแล้ว จากข้อมูลค่าความดันสัมพัทธ์และปริมาณของแก๊สในไนโตรเจนที่ถูกดูดซับ เครื่องทำการประมวลผลโดยใช้โปรแกรมตามสมการของ BET แสดงผลออกมาเป็นค่าพื้นที่ผิวจำเพาะและปริมาตรของรูปรุน

3.4.3 การวิเคราะห์โครงสร้างทางเคมีและขนาดผลึกของตัวเร่งปฏิกิริยา

การวัดขนาดผลึกโดยใช้เครื่องอีกซ์เรย์ดิฟเฟรคชัน (X-ray Diffraction, XRD) ซึ่งเป็นเทคนิคที่อาศัยหลักการของการยิงรังสีเอกซ์ โดยใช้คوبเปอร์ (Cu) เป็นแหล่งกำเนิดรังสีเอกซ์ไปกระทบชิ้นงานโดยรังสีเอกซ์จะเลี้ยวเบนไปตามช่องว่างระหว่างอะตอมภายในผลึกและจะถูกบันทึกค่า เนื่องจากสารประกอบแต่ละชนิดมีรูปแบบโครงสร้างผลึกแตกต่างกัน ข้อมูลที่ได้รับจะสามารถบ่งบอกชนิดของสารประกอบที่มีอยู่ในตัวอย่างและสามารถศึกษารายละเอียดเกี่ยวกับโครงสร้างของผลึกของสารตัวอย่างนั้นๆได้

3.4.4 การวิเคราะห์ลักษณะทางกายภาพของตัวเร่งปฏิกิริยา

เครื่อง Transmission Electron Microscope (TEM) เป็นกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนที่มีกำลังขยายสูงสุดประมาณ 0.1 นาโนเมตร การสร้างภาพทำได้โดยการตรวจวัดอิเล็กตรอนที่ทะลุผ่านตัวอย่าง ซึ่งภาพที่ได้จากเครื่อง Transmission Electron Microscope นี้จะเป็นภาพ 2 มิติ โดยที่วัตถุที่มีค่าเลขอะตอม (Atomic number) มากนั้น ภาพที่ได้จะเป็นสีดำ ส่วนวัตถุที่มีค่าเลขอะตอมน้อย ภาพที่เห็นจะเป็นสีขาว ดังนั้นเครื่อง Transmission Electron Microscope จึงถูกนำมาใช้ศึกษารายละเอียดขององค์ประกอบภายในของตัวอย่าง เช่น เพื่อศึกษาภาพการกระจายตัวของตัวอย่าง

3.5 การทดสอบประสิทธิภาพตัวเร่งปฏิกิริยา

นำตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีโครงสร้างแบบ core-shell จะถูกทำให้อยู่ในรูป ink ประกอบด้วยตัวเร่งปฏิกิริยา 10 มิลลิกรัม ในสารละลายที่ประกอบไปด้วยน้ำดีไอโอนไลน์ ไอโซไพรพานอล และสารละลาย nafion เพื่อใช้เป็นตัว binding นำไป sonicate ประมาณ 50 นาที จากนั้น deposit ตัวเร่งปฏิกิริยา Pt-Co/C 20 ไมโครกรัมเป็นฟิล์มบางๆบน Rotating Disc Electrode และนำไปทดสอบ ORR ด้วย linear sweep voltammograms ที่ความเร็วรอบ 1600 รอบต่อนาที อัตราการแสกน 5 มิลลิโวลต์ต่อวินาที ในสารละลาย HClO_4 ความเข้มข้น 0.1 มอลต์ลิตร สารละลายถูกทำให้ saturate ด้วยออกซิเจน

3.6 แผนการทดลอง

ตารางที่ 3.1 แผนการทดลอง

ตัวแปรอิสระ	ตัวแปรควบคุม
- ปัจจัยที่ส่งผลต่อแรงดูดซับเชิงไฟฟ้าสถิตย์ที่แข็งแรง	<ul style="list-style-type: none"> - ความเข้มข้นของสารตั้งต้น - ปริมาตรของสารละลายโลหะ - ปริมาตรของรูพรุนทั้งหมดในตัวรองรับ
การพอกพูนโดยไม่ใช้ไฟฟ้า	<ul style="list-style-type: none"> - ตัวเร่งปฏิกิริยาที่แกน 5%Co/C - ตัวรองรับ Carbon XC72 - ค่าความเป็นกรด-ด่างที่ 10 - อุณหภูมิในการเตรียมที่ 27 องศาเซลเซียส
ประเมินความสามารถในการเร่งปฏิกิริยาของตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมได้ เปรียบเทียบกับ ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ใช้กันอยู่คือ 20%Pt/C (E-Tek)	<ul style="list-style-type: none"> - ตัวเร่งปฏิกิริยาที่แกน 5%Co/C - สารละลายกรด HClO_4 0.1 M - Glassy carbon electrode - อุณหภูมิห้อง
ทดสอบ durability ของตัวเร่งปฏิกิริยาที่ 7200 cycles	<ul style="list-style-type: none"> - ตัวเร่งปฏิกิริยาที่แกน 5%Co/C - สารละลายกรด HClO_4 0.1 M - Glassy carbon electrode - อุณหภูมิห้อง

บทที่ 4

ผลการทดลองและการอภิปรายผลการทดลอง

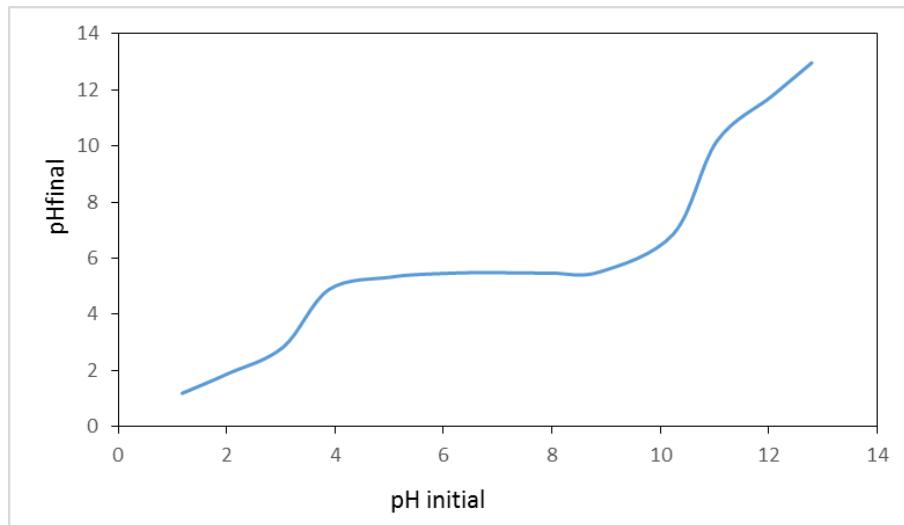
บทนี้จะกล่าวถึงผลการทดลองและการอภิปรายผลการทดลอง การดำเนินงานวิจัยในปีที่ 1 เป็นการเตรียมตัวเร่งปฏิกริยาโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอน XC-72 ด้วยวิธีการดูดซับเชิงไฟฟ้าสถิตย์ที่แข็งแรง และตัวเร่งปฏิกริยาแพลทินัม-โคบอลต์ โครงสร้างแกนกลาง เปลือกหุ้มบนตัวรองรับคาร์บอนที่เตรียมแพลทินัมลงบนโคบอลต์โดยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้า และการวิเคราะห์คุณสมบัติเฉพาะของตัวเร่งปฏิกริยา โดยมีรายละเอียดดังต่อไปนี้

4.1 การเตรียมตัวเร่งปฏิกริยา

การเตรียมตัวเร่งปฏิกริยาแบบแกนกลางและเปลือกหุ้มจะใช้ 2 เทคนิคในการเตรียม คือ การเตรียมโลหะแกนกลางจะใช้วิธีการดูดซับเชิงไฟฟ้าสถิตย์ที่แข็งแรง (SEA) โดยใช้สารละลายน้ำโลหะโคบอลต์ดูดซับลงบนตัวรองรับคาร์บอน ส่วนการเตรียมโลหะที่เปลือกหุ้มจะใช้วิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้า โดยใช้โลหะแพลทินัมดูดซับลงบนโลหะโคบอลต์ที่อยู่บนตัวรองรับคาร์บอน รายละเอียดในแต่ละหัวข้อแสดงดังต่อไปนี้

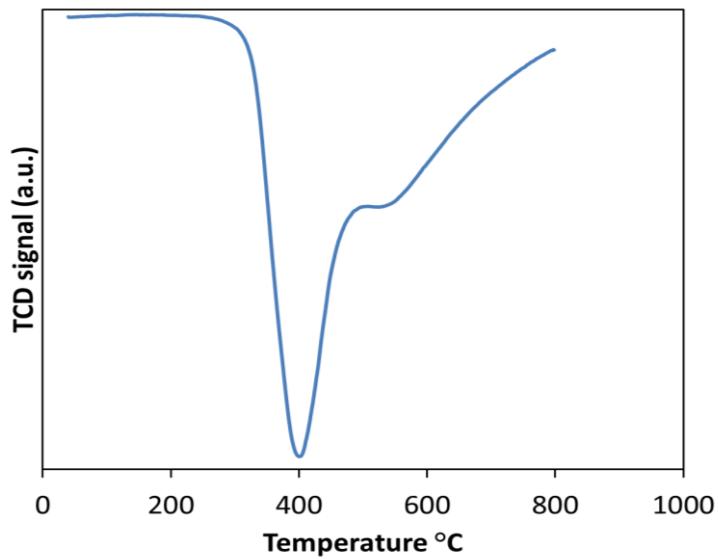
4.1.1 ตัวเร่งปฏิกริยาโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอน

ตัวเร่งปฏิกริยาโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนจะถูกเตรียมขึ้นด้วยวิธีการดูดซับเชิงไฟฟ้าสถิตย์ที่แข็งแรง โดยเบื้องต้นต้องทราบค่า PZC ของตัวรองรับคาร์บอน เพื่อเลือกสภาพะในการเตรียมที่เหมาะสม ผลการทดลองเพื่อหาค่า PZC ด้วยวิธี pH drift และแสดงดังรูปที่ 4.1



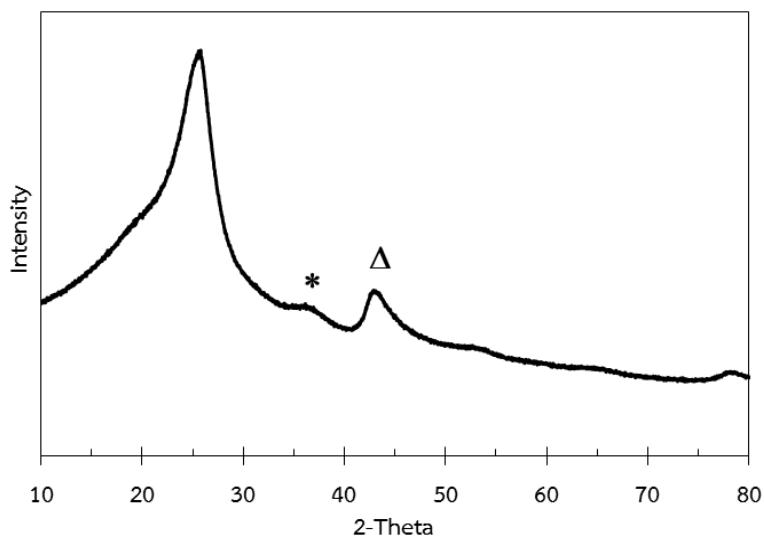
รูปที่ 4.1 pH drift of XC-72

รูปที่ 4.1 พบร่วมค่า PZC ของคาร์บอนอยู่ที่ค่าความเป็นกรด ด่าง ประมาณ 5.5 เมื่อทราบค่า PZC สามารถเลือกสภาพที่เหมาะสมในการโหลด Co ลงบนผังcarbonได้ โดยถ้าเลือกสภาพกรดคือค่าความเป็นกรด ด่าง ของสารละลาย ต่ำกว่า PZC ของcarbon ที่สภาวะนี้พื้นผิวจะแสดงความเป็นบวกจากprotoon สารตั้งต้น kobolticที่เลือกใช้ เมื่อละลายน้ำแล้วจะต้องให้ประจุลบ จึงจะเกิดการดูดซับลงบนตัวรองรับ ในขณะที่การเลือกสภาพที่ค่าความเป็นกรด ด่างของสารละลายสูงกว่าค่า PZC พื้นผิวของตัวรองรับจะแสดงความเป็นลบจากการขาดprotoon ดังนั้นควรเลือกสารตั้งต้น kobolticที่ละลายน้ำแล้วให้ประจุบวก kobolticที่ออกอนจึงเกิดการดูดซับบนผิวcarbon ทั้งนี้ข้อจำกัดคือสารตั้งต้น kobolticที่ละลายน้ำ ในการทดลองนี้เลือก kobolticclo ไรด์ ($\text{CoCl}_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$) เมื่อละลายน้ำจะได้สารละลายสีเข้มฟู kobolticจะอยู่ในรูปไอออน Co^{2+} ซึ่งมีประจุบวกในการหาปริมาณการดูดซับสูงสุดพบว่าที่สภาวะศึกษาให้ค่าการดูดซับ kobolticที่ออกอนสูงสุดที่ร้อยละ 2.5 โดยน้ำหนัก จึงได้ทำ sequential SEA เพื่อเพิ่มปริมาณดูดซับ kobolticบน carbon และสามารถเพิ่มค่าการดูดซับ kobolticได้ถึงร้อยละ 5.0 โดยน้ำหนัก ตัวอย่างที่เตรียมได้ทั้งสองถุงนำมารวบรวมแล้วลักษณะทางกายภาพและขนาดผลึกด้วยเทคนิค TPR และ เครื่อง X-ray diffraction แสดงดังรูปที่ 4.2 และ 4.3



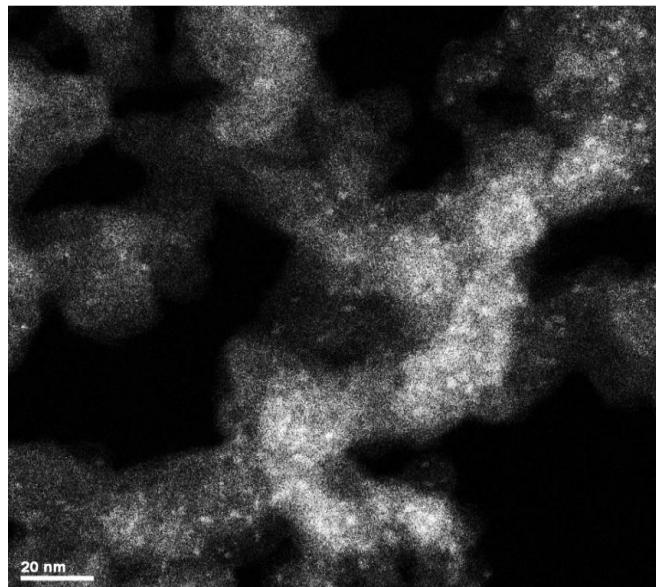
รูปที่ 4.2 Temperature programmed reduction (TPR) profile ของ 5%Co/C

รูปที่ 4.2 แสดงผลการวิเคราะห์ตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยวิธี Temperature programmed reduction ในการทดลองนี้จะใช้ก้าชผสมประกลบด้วยไฮโดรเจนร้อยละ 10 โดยปริมาตร และอาร์กอนร้อยละ 90 โดยปริมาตร ให้ผ่านตัวเร่งปฏิกิริยาโคบอลต์บนคาร์บอนที่ผ่านการอบที่ 110 องศาเซลเซียส บันทึกค่าสัญญาณ จาก TCD เป็นฟังก์ชันกับอุณหภูมิ พบว่าที่อุณหภูมิ 400 องศาเซลเซียส สัญญาณ TCD มีค่าลดลง แสดงว่ามีการใช้ก้าชไฮโดรเจน โดยปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นจะทำให้ได้น้ำ และโคบอลต์ออกไซด์จะเปลี่ยนโลหะโคบอลต์ (Yang et.al., 2011)



รูปที่ 4.3 XRD pattern ของ 5%Co/C

รูปที่ 4.3 แสดงรูปแบบ XRD ของ 5%Co/C พบว่าเห็นพีคที่ตำแหน่ง 2-theta เท่ากับเท่ากับ 36.9 องศา ซึ่งตรงกับตำแหน่งพีคมาตรฐานของ Co_3O_4 (ตำแหน่งที่ความเข้มสัญญาณสูงสุด) และที่ตำแหน่ง 44.2 องศา ซึ่งตรงกับตำแหน่งพีคมาตรฐานของ Co (ตำแหน่งที่ความเข้มสัญญาณสูงสุด) โดยสามารถคำนวณขนาดพีคด้วยสมการ Sherrer เพื่อประมาณขนาดผลลัพธ์เฉลี่ยของ Co พบว่าขนาดประมาณ 1.6 นาโนเมตร ผลการทดลองนี้ถูกยืนยันจาก STEM แสดงดังรูปที่ 4.4



รูปที่ 4.4 STEM images of 5%Co/C

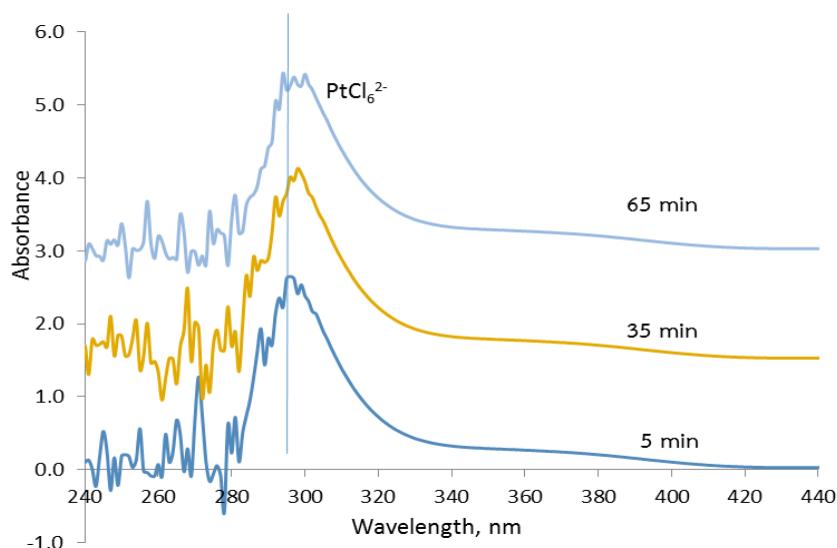
รูปที่ 4.4 จุดขาวเล็กๆ มีการกระจายตัวไปทั่ว และมีขนาดใกล้เคียงกันคือรูปของ Co ซึ่งเมื่อประมาณขนาดผลลัพธ์ พบว่ามีขนาดใกล้เคียงกับค่าที่ประมาณจาก XRD

4.1.2 การเตรียมตัวร่างปฏิกริยาแพลทินัมบนโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนที่เตรียมด้วยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใชไฟฟ้า

ตัวเร่งปฏิกริยาแพลทินัม-โคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนถูกเตรียมโดยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใชไฟฟ้า เป็นวิธีการพอกพูนโลหะแพลทินัมลงบนตัวโลหะโคบอลต์ โดยให้เกิดลักษณะที่โลหะโคบอลต์เป็นแกนกลางถูกพอกพูนด้วยโลหะแพลทินัมที่เป็นเสมือนเปลือกหุ้ม วิธีการพอกพูนแบบไม่ใชไฟฟ้าการเลือกสารตั้งต้นของโลหะและสารรีดิวช์ที่เหมาะสมมีความสำคัญมาก เพราะการดำเนินไปของปฏิกริยาเป็นแบบอัตโนมัติ โลหะที่ต้องการนำมาพอกพูนควรมีความเสถียร ละลายน้ำได้ดีและรีดิวช์ได้ง่าย สารรีดิวช์ต้องมีความสามารถในการแตกตัวให้อิเล็กตรอนได้ดี มีความรุนแรงที่เหมาะสมต่อโลหะที่นำมาพอกพูน ก่อนการทำการทำพอกพูนโลหะแบบไม่ใชไฟฟ้าต้องทำการทดสอบ 2 ขั้นตอนได้แก่ ความเสถียรสารละลายโลหะตั้งต้นในสารรีดิวช์ภายใต้สภาวะที่ใช้ในการพอกพูนแพลทินัมลงบนโคบอลต์ ในการทดลองนี้สารรีดิวช์ที่เลือกใช้คือ ไดเมธิลเอมีนโบเรน (DMAB) โดยไดเมธิลเอมีนโบเรนต้องไม่รีดิวช์สารละลายกรดคลอโรแพลทินิก และต้องทดสอบการดูดซับทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิกกับตัวรองรับคาร์บอน สารละลายกรดคลอโรแพลทินิกต้องไม่เกิดการดูดซับลงบนตัวรองรับคาร์บอน การทำการทดลองในการสังเคราะห์ตัวเร่งปฏิกริยาจะกระทำภายในบีกเกอร์ขนาด 250 มิลลิลิตร ทำการควบคุมอุณหภูมิในการทดลองอยู่ที่ 27 องศาเซลเซียส ค่าความเป็นกรด-ด่าง

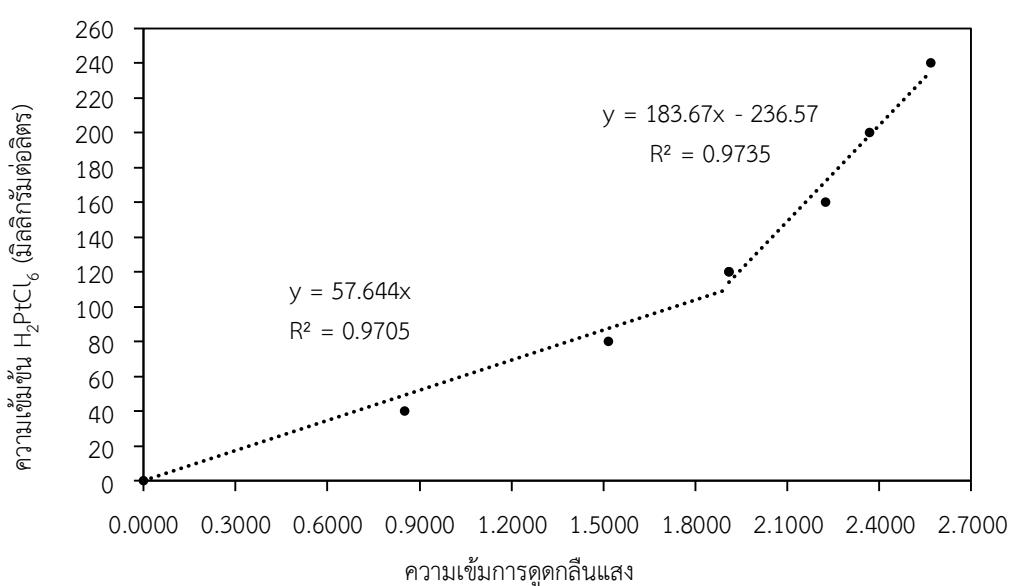
ที่ 10 และมีการกวนสารตลอดเวลา ภายในบีกเกอร์ประกอบด้วยสารละลายน้ำกรดคลอโรแพลทินิก (H_2PtCl_6) เป็นสารตั้งต้นของโลหะแพลทินัม, ไดเมธิลเออมีนโนเบเรน เป็นสารรีดิวซ์ และตัวเร่งปฏิกิริยาคลอบอล์บนตัวรองรับคาร์บอน ปริมาณไดเมธิลเออมีนโนเบเรนที่ใช้ต่อปริมาณกรดคลอโรแพลทินิกคิดเป็น 5 ต่อ 1 โดยที่ค่าความเป็นกรด-ด่างที่ 10 สารละลายน้ำกรดคลอโรแพลทินิก (H_2PtCl_6) จะแตกตัวเป็นเกลือโลหะแพลทินัม ($PtCl_6^{2-}$) และไดเมธิลเออมีนโนเบเรนจะมีความเสถียรมากที่ความเป็นกรด-ด่างที่ 10 อุณหภูมิ 27 องศาเซลเซียส (Ohno, I., 1991) ปริมาตรห้องหมุดที่ใช้อยู่ที่ 200 มิลลิลิตร ในการทดลองจะทำการศึกษาสัดส่วนของการปักคลุ่มโลหะแพลทินัมบนโลหะโคบอลต์ ที่ความหนา 0.75, 1.0, 1.5, และ 2.0 ไมลอนเมตร เนื่องจากการทดลองจะทำการเก็บตัวอย่างสารละลายน้ำกรดคลอโรแพลทินิกที่เวลา 0, 5, 10, 15, 20, 30 และ 40 นาที การเก็บตัวอย่างจะนำมารองผ่านไชริงค์ฟิลเตอร์ขนาด 0.45 ไมลอนเมตร แล้วนำไปวิเคราะห์ความเข้มข้นของโลหะในสารละลายน้ำโดยเครื่องวัดค่าการดูดกลืนแสง (UV-VIS Spectrophotometer) ระยะเวลาที่ใช้ในการพอกพูนห้องหมุดคือ 40 นาที หลังเสร็จสิ้นการพอกพูน สารละลายน้ำกรดคลอโรแพลทินิกที่ความเข้มข้น 0.45 ไมลอนเมตรเพื่อเอาของแข็ง และนำของแข็งล้างด้วยน้ำดี.io อนในชั่วโมง 2 ลิตร เพื่อกำจัดไอออนและเกลือที่ไม่ต้องการออกนำของแข็งที่ได้ไปอบที่อุณหภูมิ 100 องศาเซลเซียส แล้วนำไปรีดิวซ์ด้วยก๊าซผสมที่ประกอบด้วย ก๊าซไฮโดรเจนร้อยละ 30 และก๊าซอีเลี่ยมร้อยละ 70 โดยปริมาตร ที่อัตราการไหล 20 มิลลิลิตรต่อนาที อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 ชั่วโมงจะได้ตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม-โคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอน

การวิเคราะห์ความเข้มข้นของสารละลายน้ำกรดคลอโรแพลทินิกจะใช้ค่าการดูดกลืนแสงด้วยเครื่อง UV-vis spectrophotometer เนื่องจาก $PtCl_6^{2-}$ ดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่นประมาณ 294 นาโนเมตร ดังแสดงในรูปที่ 4.5

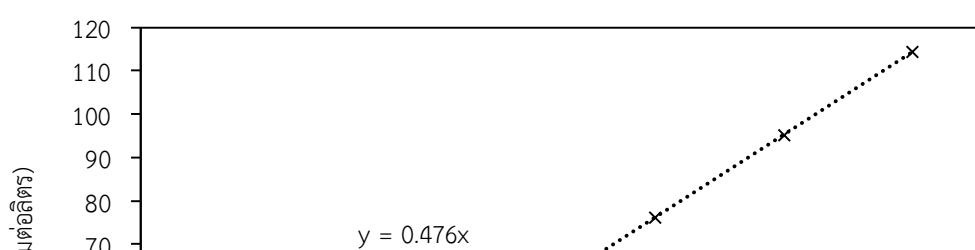


รูปที่ 4.5 UV-vis spectrum ของสารละลายน้ำกรดคลอโรแพลทินิกความเข้มข้น 200 ppm

รูปที่ 4.5 แสดงสเปกตรัมการดูดกลืนแสงของสารละลายคลอโรแพลทินิกที่ความเข้มข้น 200 ppm โดยได้ปรับค่าความเป็นกรด-ด่างของสารละลายที่ 10 (เป็นสภาพที่ใช้ในการพอกพูนแพลทินัมแบบไม่ใช้ไฟฟ้า) และอุณหภูมิห้อง วิเคราะห์สเปกตรัมของสารละลายที่เวลา 5, 35 และ 65 นาที พบร่วงเส้นสเปกตรัมไม่มีการเปลี่ยนแปลงทั้งความเข้ม และตำแหน่งความยาวคลื่นที่ให้ค่าความเข้มการดูดกลืนแสงสูงสุด แสดงว่าสารละลายคลอโรแพลทินิกมีความเสถียรในสภาพด่าง และสามารถใช้ UV-vis spectrophotometer ในการวิเคราะห์ความเข้มข้นได้ โดยเมื่อสังเกตเส้นสเปกตรัมจะพบพีคสูงสุดความยาวคลื่นประมาณ 294 นาโนเมตร และจะพบพีคที่มีลักษณะเนินกว้าง ค่าความเข้มการดูดกลืนแสงต่ำ ซึ่งพีคแรกเป็น charge transfer PtCl_6^{2-} และพีคที่สองเป็น d-d orbital of transition complex (Henglein et.al., 1995) ดังนั้นจะใช้ความเข้มการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 294 นาโนเมตร (λ_{max}) ในการทำрафฟ์สอบเทียบเพื่อหาความเข้มข้นของ PtCl_6^{2-} ใน ED bath และเปรียบเทียบค่าความเข้มข้นที่ได้กับผลการวิเคราะห์ด้วยเครื่อง AA Grafฟ์สอบเทียบความเข้มข้นสารละลาย PtCl_6^{2-} กับความเข้มการดูดกลืนแสงแสดงดังรูปที่ 4.6 และ Grafฟ์สอบเทียบความเข้มข้น Pt กับความเข้มสารละลาย PtCl_6^{2-} แสดงดังรูปที่ 4.7



รูปที่ 4.6 calibration curve from UV-vis spectrophotometer



รูปที่ 4.7 calibration curve from AA

รูปที่ 4.6 แสดงให้เห็นว่าค่าความเข้มการดูดกลืนแสงจะเพิ่มขึ้นเมื่อสารละลายกรดคลอร์แพลทินิกมีความเข้มข้นเพิ่มขึ้นซึ่งสังเกตได้จากเส้นกราฟที่มีแนวโน้มเพิ่มขึ้น โดยการแบ่งเส้นกราฟออกเป็น 2 ช่วงเพื่อให้กราฟมาตรฐานมีความถูกต้อง นำเข้าอีก ยืนยันได้จากค่าสัมประสิทธิ์การตัดสินใจ (R^2) ที่มีค่าไม่น้อยกว่า 0.97 กราฟมาตรฐานจะบอกถึงปริมาณความเข้มข้นของสารละลายกรดคลอร์แพลทินิกเพื่อจะนำไปหาค่าความเข้มข้นของโลหะแพลทินัมในสารละลายกรดคลอร์แพลทินิก โดยจะใช้กราฟมาตรฐานที่ได้จากการวิเคราะห์ความเข้มข้นของแพลทินัมในสารละลาย PtCl_6^{2-} ด้วยเครื่อง AA กราฟมาตรฐานแสดงดังรูปที่ 4.7 กราฟมาตรฐานของสารละลายกรดคลอร์แพลทินิก (UV-vis) จะใช้ควบคู่กับกราฟมาตรฐานของสารละลายโลหะแพลทินัมในสารละลายกรดคลอร์แพลทินิก (AA) เพื่อใช้ในการคำนวณหาปริมาณแพลทินัมที่พอกพุนลงบนโลหะโคบอลต์ที่เวลาต่างๆ

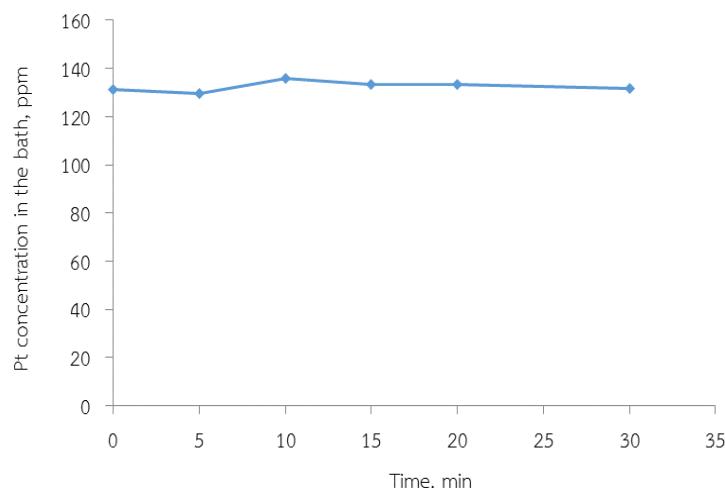
ตามที่ได้กล่าวมาข้างต้น ก่อนที่จะดำเนินการพอกพุนแพลทินัมลงบนโคบอลต์ ต้องทดสอบ 2 รายการ ได้แก่ ความเสถียรของสารตั้งต้นโลหะในสารรีดิวช์ และการดูดซับเชิงไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงของสารละลายคลอร์แพลทินิกบนคาร์บอน โดยสารตั้งต้นต้องเสถียรในสารรีดิวช์และ สารตั้งต้นต้องไม่ดูดซับบนตัวรองรับคาร์บอนรายละเอียดแสดงดังนี้

- การทดสอบความเสถียรของสารละลายคลอร์แพลทินิกในสารรีดิวช์

การทดสอบความเสถียรของสารละลายคลอร์แพลทินิกในไดเมธิลเอมีนโบเรน จะดำเนินการภายใต้สภาวะดังนี้ ความเข้มข้นสารละลายคลอร์แพลทินิกคงที่ที่ 300 ppm, สัดส่วนเชิงโมลของคลอร์แพลทินิกและไอดีเมธิลเอมีนโบเรนเป็น 1:5 นั่นคือจะใช้สารรีดิวช์ในปริมาณมากเกินพอก ค่าความเป็นกรดด่างของสารละลาย 10 โดยเมื่อปรับค่าความเป็นกรด ด่างของสารละลายคลอร์แพลทินิกประมาณ 10 แล้วนำไปวัดค่าการดูดลืนแสง และบันทึกค่าไว้เป็นที่เวลาเริ่มต้น ($t=0$ นาที) จากนั้นเติมไดเมธิลเอมีนโบเรนพร้อมจับเวลา จำนวนสารละลายอย่างรวดเร็ว จากการทดลองพบว่า เมื่อเติมไดเมธิลเอมีนโบเรนลงไปในสารละลายคลอร์แพลทินิก (สีเหลืองอ่อนๆ) ค่าความเป็นกรด ด่างของสารละลายลดลงอย่างรวดเร็ว และเกิดอนุภาค

ขนาดเล็กสีดำ ขณะที่สีเหลืองของสารละลายน้ำจาง แสดงว่าสารละลายคลอโรแพลทินิคไม่เสถียรเมื่อมีไดเมชิลเอมีนโบเรน

การปรับเติมไดเมชิลเอมีนโบเรนอย่างช้าๆอาจทำให้สารละลายคลอโรแพลทินิคเสถียรได้ เพราะอัตราการเกิดปฏิกิริยาขึ้นอยู่กับความเข้มข้นของสารรีดิวซ์ด้วย การเติมไดเมชิลเอมีนโบเรน อย่างรวดเร็ว (Batch) ส่งผลให้ปฏิกิริยาเกิดเร็วด้วย วิธีการลดความเข้มข้นของสารรีดิวซ์ทำได้โดยการเติมอย่างช้าๆ ดังนั้นจะใช้วิธีการเตรียมไดเมชิลเอมีนโบเรนในรูปสารละลายและเติมลงในสารละลายคลอโรแพลทินิคอย่างช้าๆ โดยควบคุมอัตราการเติมที่ 1.67 มิลลิลิตรต่อนาที เป็นเวลา 30 นาที ผลการทดลองพบว่าการเติมไดเมชิลเอมีนโบเรนอย่างช้าๆ ส่งผลให้สารละลายคลอโรแพลทินิคมีความเสถียรเพิ่มขึ้น แต่ยังคงสังเกตเห็นอนุภาคสีดำของโลหะแพลทินัมเกิดขึ้น ดังนั้นจึงเลือกเติมสารปรับความเสถียร ในการทดลองนี้คือโซเดียมซิเตรท โดยใช้ในสัดส่วนโดยโมล PtCl_6^{2-} ต่อโซเดียมซิเตรทเป็น 1:5 ผลการทดสอบความเสถียรแสดงดังรูปที่ 4.8



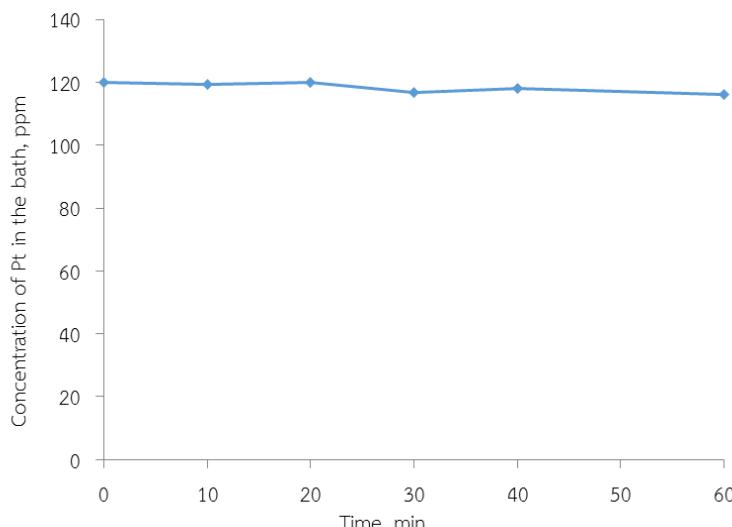
รูปที่ 4.8 ความเข้มข้นของแพลทินัมเป็นฟังก์ชันกับเวลาในการทดสอบความเสถียร

รูปที่ 4.8 เป็นการพล็อตระหว่างความเข้มข้นของแพลทินัมใน ED bath (แกนตั้ง) กับเวลาในการทดลอง (แกนนอน) จะเห็นว่าความเข้มข้นของแพลทินัมไม่เปลี่ยนแปลงในระยะเวลา 35 นาที โดยในการทดลองนี้ใช้สัดส่วนโดยโมลไดเมชิลเอมีนโบเรนต่อโซเดียมซิเตรทต่อคลอโรแพลทินิคแอนไออกอน เป็น 5:5:1 โดยเติมไดเมชิลเอมีนโบเรนในรูปสารละลายลงใน ED bath ด้วยอัตราเร็ว 1.67 ลูกบาศก์เซนติเมตรต่อนาที ค่าความเป็นกรด ด่างของ ED bath เท่ากับ 10 และทำการทดลองที่อุณหภูมิห้อง ผลการทดลองแสดงให้เห็นว่าในสภาวะที่กำหนดนี้สารละลายคลอโรแพลทินิคมีความเสถียรต่อไดเมชิลเอมีนโบเรน

- การทดสอบการดูดซับทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิคกับคาร์บอน

การทดสอบการดูดซับทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรงของสารละลายกรดคลอโรแพลทินิคกับคาร์บอน จะดำเนินการภายใต้สภาวะดังนี้ ความเข้มข้นสารละลายคลอโรแพลทินิคคงที่ที่ 300 ppm, สัดส่วนโซเดียมโมลของคลอโรแพลทินิคแอนไออกอนต่อโซเดียมซิเตรทเป็น 1:5 นั่นคือจะใช้สารปรับความเสถียรในการทดสอบด้วยเนื้องจากการเติมสารปรับความเสถียรอาจส่งผลกระทบต่อแรงดึงดูดที่ผิว ค่าความเป็นกรด ด่างของสารละลาย 10 โดยเมื่อเตรียมสารละลายคลอโรแพลทินิคความเข้มข้น 300 ppm และจะเติมโซเดียมซิเตรทลงไปพร้อม

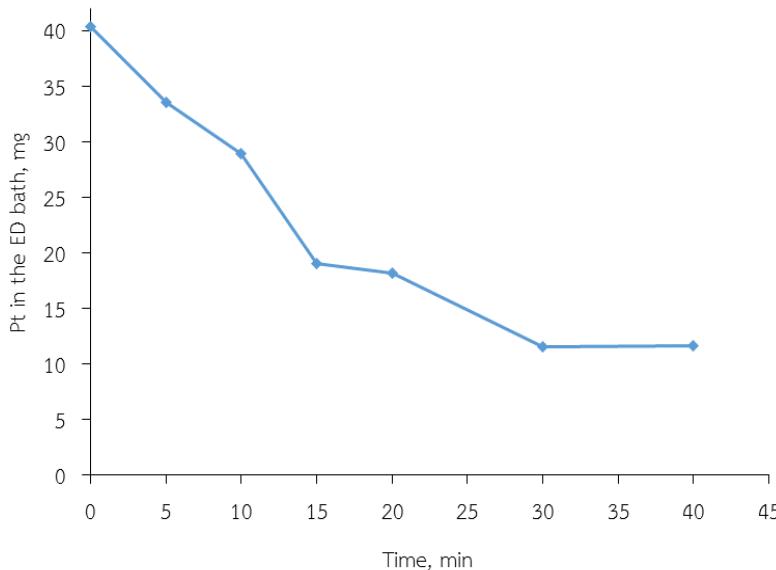
กวนสารละลาย ตามด้วยการปรับค่าความเป็นกรด ด่างของสารละลายที่ได้ประมาณ 10 แล้วนำไปวัดค่าการดูดกลืนแสง และบันทึกค่าไว้เป็นที่เวลาเริ่มต้น ($t=0$ นาที) จึงเติมตัวรองรับคาร์บอน XC72 จำนวน 0.2 กรัมลงไปในสารละลายพร้อมจับเวลา ดูดสารละลายออกจาก Bath ทุก 10 นาที เป็นเวลา 1 ชั่วโมง เพื่อนำไปวิเคราะห์ความเข้มข้นแพลทินัมในสารละลาย ผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 4.9



รูปที่ 4.9 ความเข้มข้นของแพลทินัมเป็นพังก์ชันกับเวลาในการทดสอบแรงดึงดูดทางไฟฟ้าสถิตที่แข็งแรง

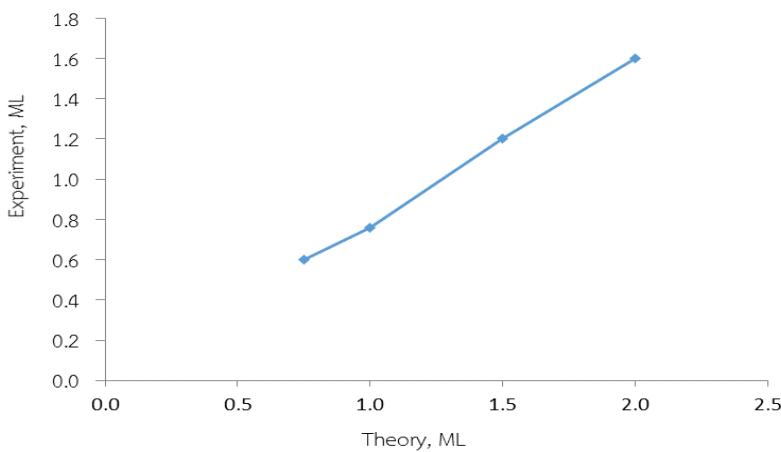
รูปที่ 4.9 เป็นการพล็อตระหว่างความเข้มข้นของแพลทินัมใน ED bath (แกนตั้ง) กับเวลาในการทดลอง (แกนนอน) จะเห็นว่าความเข้มข้นของแพลทินัมไม่เปลี่ยนแปลงในระยะเวลา 60 นาที หมายความว่าสารละลายแพลทินัมไม่เกิดการดูดซับลงบนคาร์บอน นั่นเป็นเพราะค่า PZC ของคาร์บอนมีค่าประมาณ 5.5 ในสภาพเด่าง (ค่าความเป็นกรด ด่าง 10) พื้นผิวcarbonจะขาดโปรตอน (Deprotonate) ดังนั้นพื้นผิวเสมือนมีประจุลบ และสารตั้งต้นเอกซ์คลอรอแพลทินิกเมื่อละลายน้ำจะได้ PtCl_6^{2-} ซึ่งมีประจุลบ ทั้งพื้นผิวและไอออนโลหะมีประจุเดียวกันจึงไม่เกิดการดูดซับทางไฟฟ้าสถิต (Electrostatic adsorption)

ดังนั้นจะใช้สภาวะดังกล่าวข้างต้นในการพอกพูนโลหะแพลทินัมลงบนตัวโลหะโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนด้วยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใชไฟฟ้า กำหนดความหนาการพอกพูนที่ 0.75, 1.0, 1.5 และ 2.0 มิลลิเมตร ในระยะเวลา 40 นาที ก่อนการพอกพูน ตัวเร่งปฏิกิริยา 5%Co/C ต้องถูกรีดิว์ด้วยก๊าซไฮโดรเจน เพื่อให้โคบอลต์อยู่ในรูป Co^0 ผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 4.10



รูปที่ 4.10 การพอกพูนแพลทินัมแบบไม่ใช้ไฟฟ้าบนโคบอลต์ที่สัดส่วนการป不克ลุ่ม 0.75 โมโนเลเยอร์

รูปที่ 4.10 เป็นผลการทดลองการพอกพูนแพลทินัมแบบไม่ใช้ไฟฟ้าบนโคบอลต์ที่สัดส่วนการป不克ลุ่ม 0.75 โมโนเลเยอร์ แกนตั้งแสดงปริมาณแพลทินัมใน ED bath (มิลลิกรัม) และแกนนอนแสดงเวลาในหน่วยนาที จะเห็นได้ว่าพบว่าปริมาณแพลทินัมที่เหลือในสารละลายลดลง โดยจะลดลงมากในช่วง 15 นาทีแรก จากนั้นจะลดลงช้าๆ และคงที่ภายใน 30 นาที ปริมาณแพลทินัมที่หายไปจะไปพอกพูนอยู่บนโคบอลต์ ผลการทดลองนี้เป็นแนวโน้มเดียวกับงานวิจัย Rebelli, J. และคณะ (2010) ที่พบว่าความเข้มข้นของสารละลายโลหะจะลดลงอย่างรวดเร็วในช่วง 10 นาที ของการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าและเมื่อสารละลายโลหะมีความเข้มข้นเพิ่มขึ้นสารละลายโลหะจะไม่เกิดปฏิกิริยาบนพื้นผิวทั้งหมด ดังนั้น การพอกพูนโลหะแพลทินัมลงบนโลหะนิกเกิลที่มีความหนา 1 โมโนเลเยอร์อย่างสมบูรณ์ จะต้องทำการเพิ่มความเข้มข้นของสารละลายโลหะให้มากขึ้น (Riyapan, S. และคณะ, 2016) จากการคำนวณความเข้มข้นเริ่มต้นของสารตั้งต้นแพลทินัมประมาณจากสัดส่วนป不克ลุ่ม 0.7 โมโนเลเยอร์ เมื่อปล่อยให้มีการพอกพูนของแพลทินัมลงบน 5%Co/C ปริมาณพอกพูนสูงสุดอยู่ประมาณ 0.56 โมโนเลเยอร์ เท่ากับประมาณ 5.5% Pt loading ทั้งนี้ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นเกิดแบบไม่สมบูรณ์สังเกตจากปริมาณแพลทินัมที่คงเหลืออยู่ในสารละลาย โดยอัตราการเกิดปฏิกิริยาจะขึ้นอยู่กับความเข้มข้นของสารละลายแพลทินัม ความเข้มข้นสารรีดิวช์ และพื้นผิวโคบอลต์ เมื่อปัจจัยเหล่านี้ลดลงส่งผลให้อัตราการพอกพูนลดลงด้วย ทั้งนี้รูปแบบการพอกพูนที่สัดส่วนการป不克ลุ่มอื่นมีลักษณะเดียวกัน ในงานวิจัยนี้ได้ทำการทดลองในการเพิ่มปริมาณ Pt loading เพื่อให้ตรงกับ application ที่จะนำไปใช้ ผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 4.11



รูปที่ 4.11 ปริมาณการพอกพูนแพลทินัมที่สัดส่วนป不克ลุ่มต่างๆ

รูปที่ 4.11 แสดงปริมาณการพอกพูนแพลทินัมที่สัดส่วนการป不克ลุ่มต่างๆ แกนนอนแสดงสัดส่วนป不克ลุ่มทางทฤษฎี กำหนดเพื่อใช้คำนวณปริมาณแพลทินัมที่ใช้ในการพอกพูนเริ่มต้น แกนตั้งแสดงสัดส่วนป不克ลุ่มทางการทดลอง คือปริมาณแพลทินัมที่พอกพูนจริง จากราฟพบว่าปริมาณการพอกพูนจริงเพิ่มขึ้นเมื่อเพิ่ม

สัดส่วนปกคลุ่มทางทฤษฎี ซึ่งเป็นไปตามกฎอัตราปฏิกิริยา (Rate law) ปริมาณพอกพูนแพลทินัมในสารตัวอย่างที่สัดส่วนปกคลุ่มต่างๆ แสดงดังตารางที่ 4.1

ตารางที่ 4.1 ปริมาณแพลทินัมที่พอกพูนบนโคบอลต์ด้วยวิธีการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าที่สัดส่วนปกคลุ่มต่างๆ

Theoretical coverage (ML)	Experimental coverage (ML)	Pt loading (%wt)
0.75	0.56	5.5
1.0	0.76	7.2
1.5	1.20	10.9
2.0	1.60	15.2

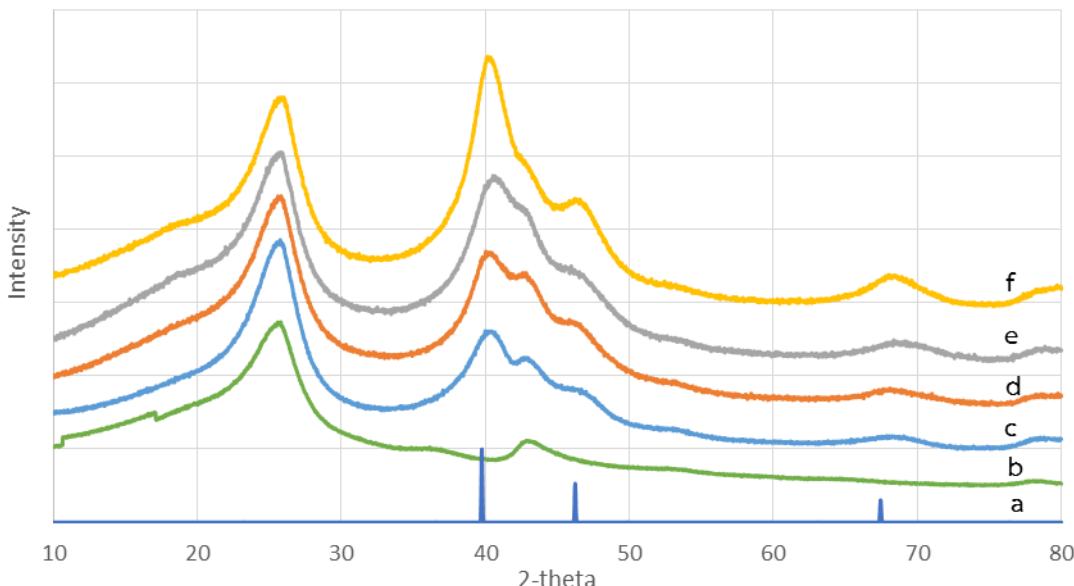
ตารางที่ 4.1 แสดงให้เห็นว่าปริมาณการพอกพูนแพลทินัมบนโคบอลต์เพิ่มขึ้นถึงร้อยละ 15.2 โดยน้ำหนัก สำหรับตัวเร่งปฏิกิริยาที่ใช้กับขั้วแคโทดของเซลเชือเพลิงแบบเยื่อเมมเบรนแลกเปลี่ยน proton โดยปกติแล้วในเชิงพาณิชย์จะใช้แพลทินัมในปริมาณสูงถึงร้อยละ 40-60 โดยน้ำหนักในการเตรียมแบบโลหะคู่ โครงสร้างแกนกลางเปลือกหุ้มนี้จะทำให้ได้แพลทินัมที่เรียงตัวในระดับของเป็นชั้นบางๆ ดังนั้นขนาดผลึกของโลหะคู่ที่ได้นี้ควรจะประมาณขนาดผลึกของโคบอลต์ ด้วยปริมาณการพอกพูนถึงร้อยละ 10-15 โดยน้ำหนัก การที่ตัวเร่งปฏิกิริยาอย่างคงขนาดผลึกให้เล็กกว่า 2 นาโนเมตรจะเป็นประโยชน์ทั้งในเรื่องประสิทธิภาพการทำงานและหลักศรษฐศาสตร์

4.2 การวิเคราะห์คุณสมบัติเฉพาะของตัวเร่งปฏิกิริยา

ตัวเร่งปฏิกิริยาจะถูกนำมาวิเคราะห์คุณสมบัติทางกายภาพและทางเคมี ได้แก่ โครงสร้างและการกระจายตัวโดยใช้เครื่องเอกซ์เรย์ดิฟเฟรคชัน (X-ray diffraction) และกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่าน (Transmission Electron Microscope, TEM) ซึ่งมีรายละเอียดดังนี้

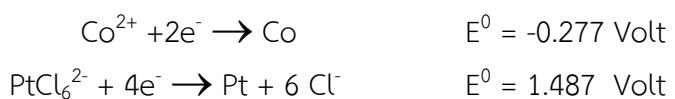
4.2.1 ผลการวิเคราะห์ด้วยเครื่อง X-Ray diffraction

ตัวเร่งปฏิกิริยาได้ถูกนำมาวิเคราะห์โครงสร้าง และขนาดผลึกด้วยเครื่อง X-ray diffractionรูปแบบ XRD แสดงดังรูปที่ 4.12

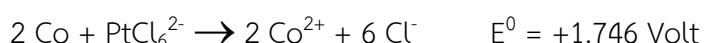


รูปที่ 4.12 รูปแบบ XRD ของสารตัวอย่าง: a) Pt, b) 5%Co/C, c) 5.5%Pt on 5%Co/C, d) 7.2%Pt on 5%Co/C, e) 10.9%Pt on 5%Co/C, and f) 15.2%Pt on 5%Co/C

รูปแบบ XRD ของตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัมพอกพูนบอนโคบอลต์ที่มีตัวรองรับคือคาร์บอน มีลักษณะคล้ายคลึงกันทุกสีน (c, d, e, f) และมีพีคตรงกับตำแหน่ง Co (รูป b) โดยจะมีพีคเกิดเพิ่มขึ้นที่ตำแหน่ง 2-theta เท่ากับ 39.6, 46.3 และ 67.3 ซึ่งตรงกับตำแหน่งพีคของแพลทินัม ซึ่งพีคของแพลทินัมที่ตำแหน่ง 39.6 มีลักษณะมนุนตรงปลายพีคที่ตำแหน่งใกล้เคียงกับโคบอลต์ ดังนั้นอาจเป็นไปได้ว่าเกิดโลหะคู่แพลทินัมโคบอลต์ ในรูปแบบอัลลอยด์ (Tengco et.al., 2016) ตามทฤษฎีแล้วการพอกพูนแบบไม่ใช้ไฟฟ้าควรได้เพียงโครงสร้างแกน กลางเปลือกหุ้ม อย่างไรก็ตามเมื่อพิจารณาค่า standard reduction potential ของ Co และ PtCl_6^{2-} ตามสมการดังนี้



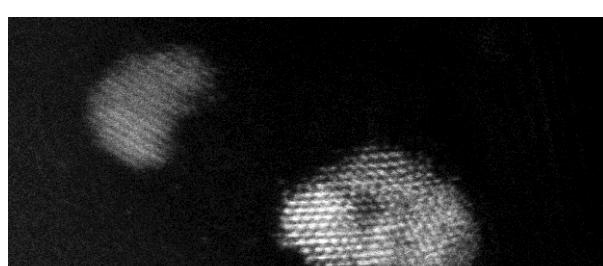
โคบอลต์แแคทไอออนมีค่า standard reduction potential ต่ำกว่า PtCl_6^{2-} แสดงว่ามีแนวโน้มที่จะเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชัน สมการรวมคือ



ค่า E^0 เป็นบวกแสดงว่าปฏิกิริยาเกิดขึ้นได้เอง หรือเรียกว่า Galvanic deposition ซึ่งจากการทดลองพบว่า เมื่อกรองของแข็งออกจากสารละลาย สีของสารละลายออกสีอมชมพู ซึ่งมาจาก Co^{2+} นั่นเอง ดังนั้นในส่วนของอัลลอยด์แพลทินัม โคบอลต์จึงมีโอกาสเกิดขึ้นได้ นอกจากนี้การกร่อนออกของโคบอลต์จาก Galvanic deposition อาจส่งผลถึงโครงสร้างสุดท้ายในรูปแบบกลวง (Hollow) เมื่อคำนวณขนาดผลึกของแพลทินัมที่ตำแหน่งพีคที่ 39.6 องศา พบร่วงขนาดผลึกของแพลทินัมมีค่าประมาณ 2.0-2.5 นาโนเมตร ซึ่งมีขนาดเล็กมาก เมื่อเปรียบเทียบกับปริมาณแพลทินัมที่ใส่เข้าไป

4.2.2 ผลการวิเคราะห์โครงสร้างของตัวเร่งปฏิกิริยาด้วย STEM

ตัวเร่งปฏิกิริยาได้ถูกนำมาวิเคราะห์โครงสร้างด้วยเครื่อง Scanning Transmission Electron Microscope (STEM) โดยใช้ภาพถ่ายจากกล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอนแบบส่องผ่านด้วยเทคนิค ดาร์กฟิลด์ (Dark Field) เพื่อดูโครงสร้างของตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะแพลทินัม-โคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอน ผลการวิเคราะห์แสดงดังรูปที่ 4.13

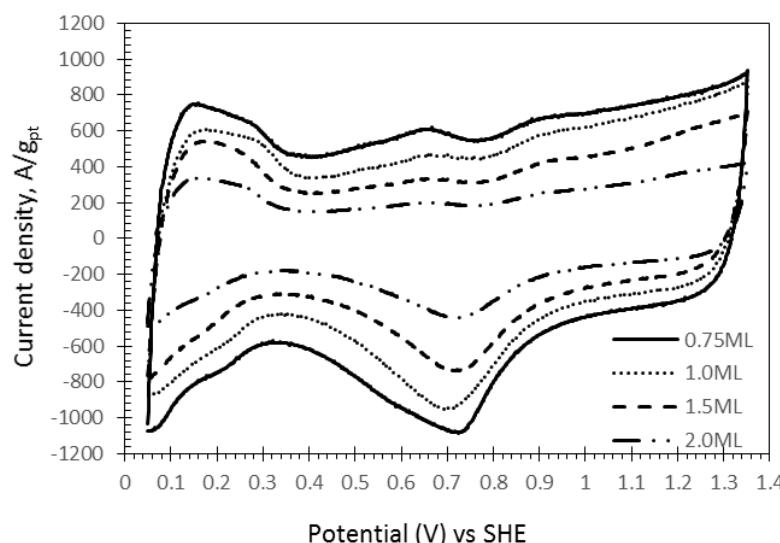


รูปที่ 4.13 STEM Dark-bright field images of 10.9%Pt on 5%Co/C

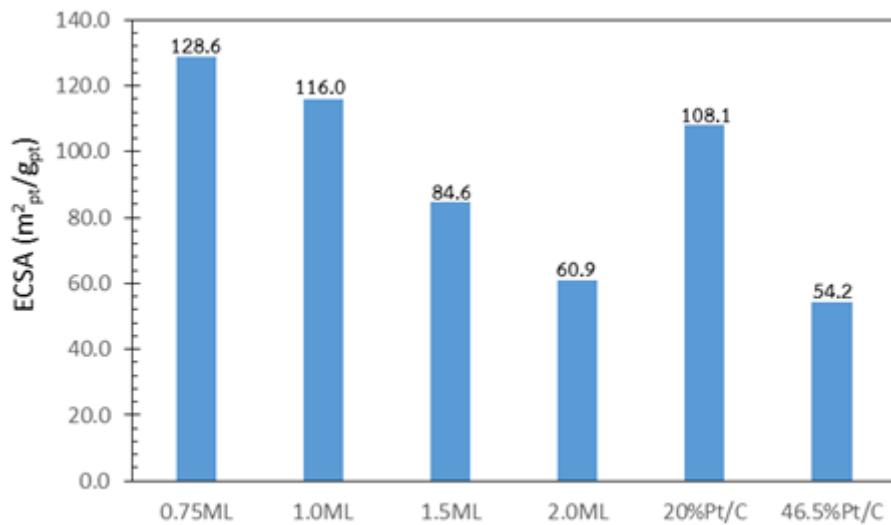
จากรูปที่ 4.13 ภาพถ่ายอยู่ในโหมด dark-bright field อะตอมที่หนักกว่าจะสว่าง อะตอมที่เบาจะมีดีจากภาพจะเห็นได้ว่าส่วนที่สว่างที่สุดคือแพลทินัม ส่วนสีเทาลงมาคือ โคบล็อต และส่วนที่มีดีสุดคือคาร์บอนเนื่องจากแพลทินัมน้ำหนักอะตอมเท่ากับ 195 amu โคบล็อตน้ำหนักอะตอม 58.9 amu และคาร์บอนน้ำหนักอะตอม 12 amu และจากการพยุงแสดงให้เห็นว่าไม่แพลทินัมເກະอยู่ที่ตัวรองรับคาร์บอนเลย โดยแพลทินัมที่เติมจะไปอยู่บนโคบล็อตทั้งหมด ผลการทดลองแสดงให้เห็นว่าผู้วิจัยสามารถเตรียม Pt@Co/C ได้สำเร็จตามเป้าหมายที่วางไว้ โดยการพอกพูนแพลทินัมอยู่ทั้งในรูปแบบแกนกลางเปลือกหุ้มด้วยวิธีพอกพูนโดยไม่ใชไฟฟ้าและอัดโดยดึงจาก Galvanic deposition

4.3 การประเมินค่า Electrochemical surface area (ECSA)

ในการทดสอบการดูดซับไฮโดรเจนบนพื้นผิวด้วยเทคนิค Cyclic voltammetry (CV) เพื่อนำมาคำนวณค่า electrochemical surface area (ECSA) จะใช้สารละลาย HClO_4 ความเข้มข้น 0.1 มอลาร์เป็นอิเล็กโทรไลท์ และป้อนก๊าซไนโตรเจนลงไปในสารละลายอิเล็กโทรไลต์ตลอดเวลา (Saturated with N_2) อุณหภูมิห้อง potential sweeping มีค่าระหว่าง 0.05 ถึง 1.2 โวลต์ ที่อัตราเร็ว 50 มิลลิโวลต์ต่อวินาที ทดสอบกับตัวเร่งปฏิกิริยาดังนี้ 0.75MLPt, 1.0MLPt, 1.5MLPt, 2.0MLPt, 20%Pt/XC-72 (commercial) และ 46.7%Pt/XC72 (commercial) ผลการทดสอบแสดงดังรูปที่ 4.14



รูปที่ 4.14 Cyclic voltammogram ของตัวเร่งปฏิกิริยา Bimetallic core-shell PtCo/C ผลการคำนวณค่า ECSA จาก H₂ adsorption แสดงดังรูป 4.15



รูปที่ 4.15 Electrochemical active surface area (ECSA) for 5.0 mV/s in N₂ saturated 0.1M HClO₄ ค่า electrochemical surface area ในรูปที่ 4.15 คำนวณมาจาก H₂ adsorption ในช่วง 0.05 -0.4 โวลต์ (รูปที่ 4.14) โดยใช้สูตร

$$\text{ECSA} = q / \Gamma \cdot L$$

เมื่อ q คือ Charge density associated with adsorption-desorption of H₂ (คำนวณจากรูปที่ 1)

Γ คือ Charge required to reduce monolayer of protons on Pt มีค่า 210 $\mu\text{C}/\text{cm}^2_{\text{Pt}}$

L คือ Pt content on the electrode, g_{Pt}/m²-electrode

รูปที่ 4.15 แสดงขัดเจนว่า ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ 0.75 ML Pt (5.5% Pt loading) ให้ค่า ECSA สูงสุดที่ 128.6 ตารางเมตรต่อกิโลแพร์เชลทินัม และตัวเร่งปฏิกิริยาที่ให้ค่า ECSA ต่ำสุดที่ 54.2 ตารางเมตรต่อกิโลแพร์เชลทินัม คือ 46.5% Pt/C เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่ใช้ในงาน PEMFC ค่า ECSA สามพันธุ์กับขนาดผลึกแพลทินัม โดย ECSA ต่ำ แสดงถึงผลึกขนาดใหญ่จึงทำให้อัตราส่วนพื้นผิวต่อปริมาตรต่ำ การพอกพูนแพลทินัมลงบนโคบล็อตทำให้แพลทินัมกระจายตัวได้ดี ค่า ECSA จะถูกนำไปใช้คำนวณค่า Surface activity ในปฏิกิริยา ORR ต่อไป

4.4 การทดสอบประสิทธิภาพปฏิกิริยา ORR

ในการทดสอบปฏิกิริยา ORR ด้วย Rotation disk electrode จะใช้ linear potential sweep ด้วย อัตราการ sweep ที่ 5 มิลลิโวลต์ต่อวินาที ด้วยความเร็วรอบ 1600 รอบต่อนาที ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ต้องการทดสอบจะถูกเคลือบเป็นฟิล์มบางๆ บน glassy carbon electrode เป็น working electrode ก้าซออกซิเจน

จะถูก purge ในสารละลายน้ำ HClO₄ ความเข้มข้น 0.1 โนมาร์ต ตลอดเวลาคำนวณ mass activity (MA, A/g_{pt}) ด้วยสมการ Koutechy-Levich (Wang et.al., 2013)

$$\frac{1}{i} = \frac{1}{i_k} + \frac{1}{i_d} + \frac{1}{i_f}$$

เมื่อ i = measured current density,

i_k = kinetic current density

i_d = diffusion limiting current density,

i_f = Nafion film diffusion limiting current density เทอม i_f สามารถตัดทิ้งได้ถ้าฟิล์มของ Nafion บน Rotating disk electrode บางมากๆ

i_d ประมาณได้จากสมการ

$$i_d = 0.2nFD_o^{2/3}C_0V^{-1/6}\Omega^{1/2}$$

เมื่อ n= the number of electrons transferred,

F = the Faraday constant,

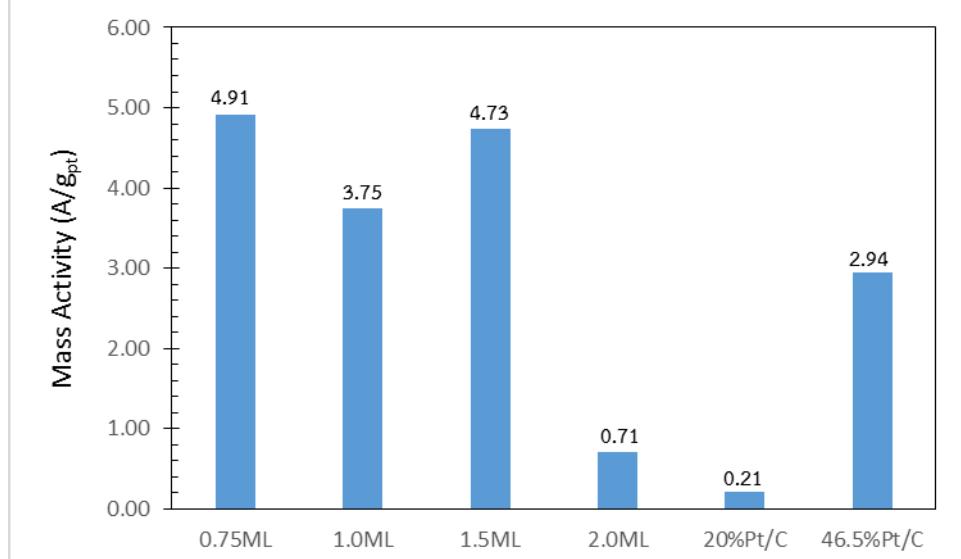
D_o = the diffusion coefficient of O₂ gas (1.9×10^{-5} cm²/s),

V = the kinematic viscosity of water (0.01 cm²/s),

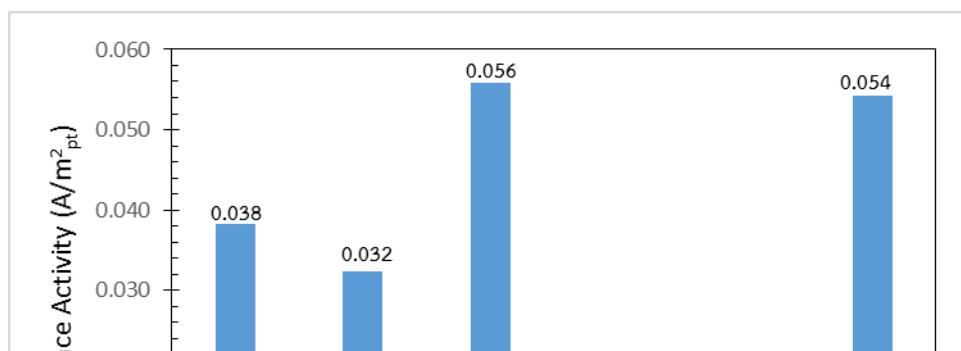
C_o = the concentration of O₂ gas in a dilute aqueous solution (1.1×10^{-5} mol/cm³),

Ω = the rotation rate of the electrode in unit of rpm.

สามารถประมาณ Mass activity (MA) และ Surface activity (SA) ได้จาก MA (A/g-Pt) = i_k/gram of Pt บน glassy carbon electrode และ SA (mA/cm²)=MA/ECSA ผลการคำนวณแสดงดังรูปที่ 4.16 และ 4.17



รูปที่ 4.16 Mass activity (A/g_{pt}) of Pt-Co/C catalysts and commercial catalysts



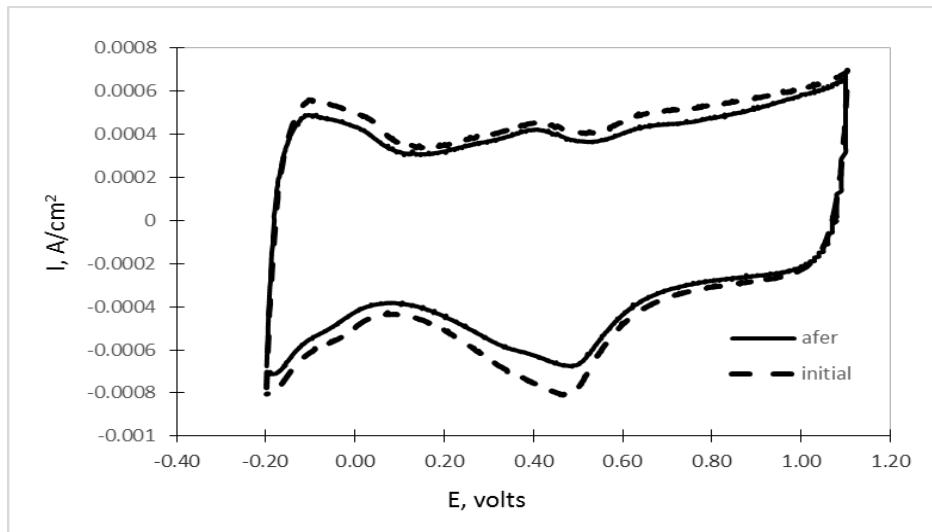
รูปที่ 4.17 surface activity (A/m^2_{pt}) of Pt-Co/C catalysts and commercial catalysts

รูปที่ 4.16 พบว่า mass activity ของ Pt-Co/C core shell structure มีค่าสูงกว่า 20%Pt/C (E-tek) โดย เมื่อพิจารณา Pt loading ได้แก่ 5.5% (0.75ML), 7.2% (1.0ML), 10.9% (1.5ML) และ 15.2% (2.0ML) ซึ่ง ปริมาณ Pt น้อยกว่า 20%Pt/C มาก ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ให้ค่า mass activity สูงสุดคือ 0.75ML เมื่อ เปรียบเทียบกับ 46.5%Pt/C ให้ค่า Mass activity ต่ำกว่า 0.75ML, 1.0ML และ 1.5ML

ค่า surface activity และถึง acceleration rate of ORR โดยรูปที่ 4.17 ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ให้ค่า surface activity สูงสุดคือ 1.5ML ถึงแม้ว่า 1.5ML จะไม่ได้มีค่า ECSA สูงสุด แต่พื้นผิว Pt ในตัวเร่งปฏิกิริยานี้ถูกใช้ในการเร่งปฏิกิริยา ORR มากสุด การที่ Pt-Co เร่งปฏิกิริยาได้ดีเป็นเพราะ electronic interaction between Pt and Co and/or lattice contraction (strain) by substitution of Co into the Pt lattice จึงส่งผลให้ the downshift of the Pt d-band which weakens adsorbate binding to give faster rates of adsorption/desorption of oxygenated species as well as the rate of reduction of surface platinum oxide in the ORR mechanism (Zhang et.al., 2005).

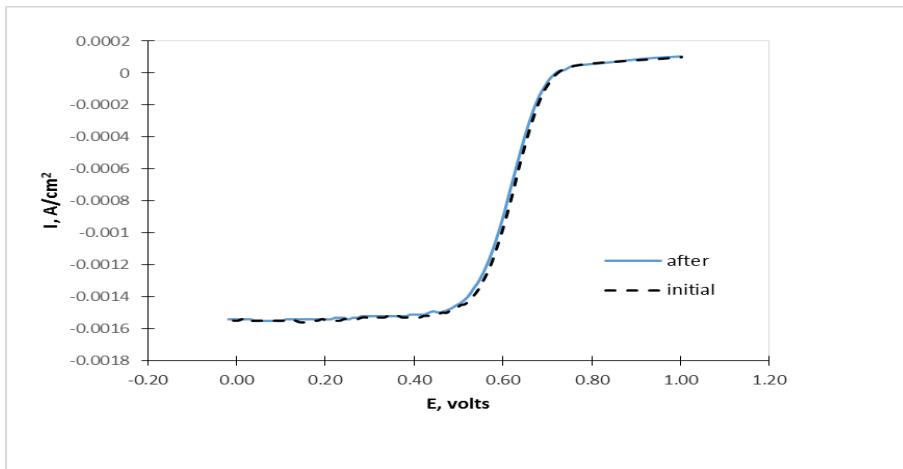
4.5 การทดสอบการคงอยู่ของตัวเร่งปฏิกิริยา (Durability test)

ตัวเร่งปฏิกิริยา 0.75 ML Pt ถูกนำมาประเมินสมบัติทางเคมีไฟฟ้าด้วยเทคนิค Cyclic voltammetry และ linear potential sweep เมื่อถูกใช้งานไป 7200 cycles ผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 4.18 และ 4.19



รูปที่ 4.18 Cyclic voltammogram ของตัวเร่งปฏิกิริยา 0.75 ML coverage:

- - - แสดง CV ของ fresh catalyst
- แสดง CV ของ catalyst ที่ผ่านการทดสอบ 7200 cycles



รูปที่ 4.19 Current potential curves for oxygen reduction ของตัวเร่งปฏิกิริยา 0.75 ML coverage:

- - - แสดงผลการทดสอบของ fresh catalyst และ
- แสดงผลการทดสอบของ catalyst ที่ผ่านการทดสอบ 7200 cycles

รูปที่ 4.18 และ 4.19 พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยามีความเสถียร เมื่อผ่านการใช้งาน 7200 cycles ยังคงให้ผลการทดสอบใกล้เคียงกับเริ่มต้น ซึ่งอาจจะสืบเนื่องจากโครงสร้าง Core-Shell โดยการผลการทดลองสองคล้องกับงานวิจัยของ Ohashi et.al. (2010) ที่ทดสอบประสิทธิภาพทางเคมีไฟฟ้า และปฏิกิริยา ORR ของตัวเร่งปฏิกิริยา Pt-Pd/C ในรูปแบบ core-shell ภายใต้สภาวะ 7200, 18000 และ 30000 เปรียบเทียบผลกับสภาวะเริ่มต้น พบว่า Cyclic voltammogram และ Cyclic voltammogram คงเดิม แสดงว่ามีความทนทานสูง ไม่มีการหลุดร่อนภายในได้สภาวะ potential cyclic ซึ่งเป็นสภาวะการทำงานของ PEMFC และเปรียบเทียบผลการทดลองกับ 20%Pt/C E-Tek ที่เสียสภาพเมื่อเริ่มทำงานภายในได้สภาวะ potential cyclic อาจกล่าวได้

ว่าโครงสร้าง core shell ช่วยลดปริมาณแพลทินัม และช่วยให้ตัวเร่งปฏิกิริยา มีความเสถียรในระหว่างการใช้งาน

บทที่ 5

สรุปผลการทดลอง

สรุปผลการทดลองสำหรับงานวิจัยในปีที่ 1 ในการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาโคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนโดยวิธีการเคลือบผงแบบເອີ້ນຊຸ່ມ และการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาแพลทินัม-โคบอลต์บนตัวรองรับคาร์บอนที่มีโครงสร้างแบบแกนกลาง เปลືອກหຸ້ມโดยวิธีการພອກພູນແບບໄມ່ໃໝ່ໄຟຟ້າ โดยມີรายລະເອີຍດັ່ງຕໍ່ອຳປັນ

1. การเตรียมโลหะโคบอลต์ตัวรองรับคาร์บอน ด้วยวิธีการแรงดึงดูดทางไฟฟ้าสถิตย์ที่แข็งแรง (Strong electrostatic adsorption, SEA) จะต้องทราบค่า PZC ของตัวรองรับ จากการทดลองพบว่า PZC ของคาร์บอนเท่ากับ 5.5
2. การทำ SEA รอบที่ 1 จะได้ปริมาณโคบอลต์ประมาณร้อยละ 2.5 โดยน้ำหนัก และการทำ sequential SEA เป็นการเพิ่มปริมาณ Co loading โดยได้เพิ่มขึ้นเป็นร้อยละ 5.0 โดยน้ำหนัก โดย เมื่อวิเคราะห์โครงสร้างและขนาดผลึกเฉลี่ยของโคบอลต์ใน 2.5%Co/C และ 5.0%Co/C พบว่า XRD pattern ของสารทั้งสองมีลักษณะเดียวกันเพียงแต่ค่า intensity ของ 5%Co/C มากกว่า เมื่อ คำนวณขนาดผลึก Co พบว่ามีขนาดประมาณ 1.6 นาโนเมตรสำหรับสารตัวอย่างทั้งสอง
3. การทดสอบความเสถียรของสารละลายกรดคลอร์แพลทินิก ที่ค่าความเป็นกรด-ด่าง 10 และ อุณหภูมิห้อง พบร่วมกับสารละลายกรดคลอร์แพลทินิกถูกไดเมชิลเอມีนໂປຣີຕິວີ້ໃຫ້ຢູ່ໃນຮູບໂລໜ ແລະ แพลทินัม ສັງເກດຈາກເກີດອນຸພາກສີດຳໃນสารละลายอย่างรวดเร็วหลังจากการเติมໄດ້ມີຄວາມເປັນໃຈໃນຮູບໂລໜ ແສດວ່າสารละลายกรดคลอร์แพลทินิก ໄນໄດ້ເປັນໃຈໃນຮູບໂລໜ ຕ້ອງເຕີມສາປັບຄວາມເສັ້ຍໃຈ ເພື່ອລັດ activity ຂອງสารละลายคลอร์ແພລທິນີກ
4. ໂູ້ເຕີມຊື່ເຕຣຕສາມາດໃໝ່ໃນການເພີ່ມຄວາມເສັ້ຍໃຈກັບสารละลายกรดคลອໂພແພລທິນີກໃນໄດ້ມີຄວາມເປັນໃຈໃນ ໂປຣີ ໂດຍປະມານທີ່ໃໝ່ສັດສ່ວນໂດຍໂມລຄື້ອໂູ້ເຕີມຊື່ເຕຣຕຕ່ອໄດ້ມີຄວາມເປັນໃຈໃນໂປຣີ ຕ້ອງຄລອໂພແພລທິນີກ ແອນໄວອອນເປັນ 5:5:1 ແລະ ເຕີມສາໄດ້ມີຄວາມເປັນໃຈໃນໂປຣີ ດ້ວຍອັດຕະກຳ 1.67 ມີລິລິຕິຕະອາຫິນ ຈະໃຫ້ສາມາດເປັນໃຈໃນໂປຣີ ໃຫ້ມີຄວາມເປັນໃຈໃນໂປຣີ ເພື່ອລັດ activity ຂອງสารละลายคลອໂພແພລທິນີກ
5. การทดสอบแรงดึงดูดทางไฟฟ้าสถิตย์ที่แข็งแรงของสารละลายกรดคลອໂພແພລທິນີກับตัวรองรับคาร์บอน ภายใต้สภาวะกำหนດຄື້ອຄ່າຄວາມເປັນໃຈ ດ້ວຍ 10, อุณหภูมิห้อง ແລະ ໂູ້ເຕີມຊື່ເຕຣຕ ໂດຍສັດສ່ວນເຊີງໂມລໂູ້ເຕີມຊື່ເຕຣຕຕ່ອຄລອໂພແພລທິນີກແອນໄວອອນເປັນ 5:1 ພບວ່າໄມ່ເກີດ SEA ໃນເວລາ 60 ນາທີ
6. การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยวิธีการພອກພູນແບບໄມ່ໃໝ່ໄຟຟ້າ ໂດຍກຳນົດຄົມສັດສ່ວນກາປົກລຸມໂລໜແພລທິນີມບນໂລໜໂບລົດທີ່ຄວາມໜາ 0.75, 1.0, 1.5, ແລະ 2.0 ໂມໂນເລເຍ່ອ້ວ ພບວ່າໃນໜຶ່ງ 10 ນາທີແຮກຄ່າຄວາມເປັນໃຈ ດ້ວຍລົດລອງຍ່າງຽວແລ້ວ ແລະ ຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຂອງสารละลายกรดคลອໂພແພລທິນີກ

ลดลงอย่างชัดเจน และความเข้มข้นของสารละลายน้ำใน ED bath เริ่มคงที่ใน 30 นาที ปริมาณแพลทินัมที่พอกพูนบนโคบอลต์เป็น 5.5, 7.2, 10.9 และ 15.2 ร้อยละโดยน้ำหนักตามลำดับ

7. การวิเคราะห์ขนาดผลึกแพลทินัมด้วยเครื่อง XRD พบว่ามีพีคแพลทินัมปราศจากในตัวเร่งปฏิกิริยาทั้งสี่ และขนาดผลึกเฉลี่ยของแพลทินัมมีขนาดประมาณ 2.0 - 2.5 นาโนเมตร
8. ผล XRD แสดงให้เห็นว่ามีโครงสร้างแบบอัลลอยด์เกิดขึ้นด้วยซึ่งมาจาก Galvanic deposition
9. การวิเคราะห์โครงสร้างโดยกล้องจุลทรรศน์แบบส่องผ่านของ 5%Co/C พบว่าโคบอลต์มีการกระจายตัวอย่างดีบนคาร์บอน มีขนาดผลึกเฉลี่ยประมาณ 1.6 นาโนเมตร ซึ่งสอดคล้องกับผลการคำนวณจาก XRD
10. การวิเคราะห์ด้วย Scanning TEM ด้วยเทคนิคการกฟิล พบว่าแพลทินัมพอกพูนอยู่บนโคบอลต์จริง และไม่พบแพลทินัมบนตัวรองรับคาร์บอน แสดงให้เห็นถึงโครงสร้างแบบแกนกลางและเปลือกหุ้ม
11. การวิเคราะห์สมบัติทางเคมีไฟฟ้า พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยา Pt-Co/C core shell structure ที่ 0.75 ML ให้ค่า ECSA สูงสุดที่ 128.6 ตารางเมตรต่อกรัมแพลทินัม และว่ามีแพลทินัมที่พื้นผิวสูงสุดหรือกล่าวอีกนัยหนึ่งคือแพลทินัมมีการกระจายตัวสูงสุด ทั้งนี้เนื่องจากแพลทินัมพอกพูนบนพื้นผิวโคบอลต์แบบชั้น monolayer
12. ตัวเร่งปฏิกิริยา 46.5%Pt/C commercial ให้ค่า ECSA ต่ำสุดที่ 54.2 ตารางเมตรต่อกรัมแพลทินัม และว่าแพลทินัมมีขนาดผลึกใหญ่ การกระจายตัวน้อย
13. ค่า Mass activity ของ Pt-Co/C core shell structure มีค่าสูงกว่าค่า mass activity ของ 20%Pt/C (E-Tek) โดยตัวเร่งปฏิกิริยาที่ 0.75ML ให้ค่าสูงสุดที่ 4.91 แอม培رتต่อกรัมแพลทินัม
14. ค่า Surface activity (SA) ของตัวเร่งปฏิกิริยาที่ 1.5ML สูงสุดที่ 0.056 แอมเบรตต่อตารางเมตร แพลทินัม และว่าเป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่เร่งปฏิกิริยา ORR ได้ดีที่สุด
15. ตัวเร่งปฏิกิริยา Pt-Co/C core shell structure มีความคงทนต่อสภาพการทำงานแบบ cyclic potential ยังคงประสิทธิภาพพื้นผิวแพลทินัมได้โดยไม่มีการหลุดร่อน

บรรณานุกรม

- จตุพร วิทยาคุณ, และ นรรักษ์ กฤษดาธุรักษ์. (2547). การเร่งปฏิกิริยาพื้นฐานและการประยุกต์. กรุงเทพมหานคร: โรงพิมพ์มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์.
- เบญญาทิพย์ ชูนวน. (2557). การเตรียมแพลทินัมเพื่อใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาสำหรับข้อแอนดของเซลล์เชือเพลิงแบบเยื่อแลกเปลี่ยนโปรดอน. วิทยานิพนธ์วิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี มหาวิทยาลัยบูรพา, ชลบุรี.
- ไฟชาล นาคพิพัฒน์. (2551). เซลล์เชือเพลิง. ในสารานุกรมไทยสำหรับเยาวชน โดยพระราชบัญชีในพระบาทสมเด็จพระเจ้าอยู่หัว เล่ม 33 (หน้า 167-195). กรุงเทพ: รุ่งศิลป์การพิมพ์.
- สถาบันวัตกรรมและพัฒนาระบวนการเรียนรู้มหาลัยมหิดล. (2557). กล้องจุลทรรศน์อิเล็กตรอน. ค้นเมื่อ 29 กันยายน 2559 จาก <http://www.il.mahidol.ac.th/e-media/nano/Page/Unit4-5.html>
- สถาบันวิจัยแสงซินโครตรอน องค์การมหาชน. (2559). Technic X-ray Photoelectron Spectroscopy (XPS). ค้นเมื่อ 10 กันยายน 2559 จาก <http://www.slri.or.th/th/beamline/bl32a-pes-/57-beamline/bl32a-pes/2950-2013-07-17-08-22-33558.html>
- สถาบันวิศวกรรมพลังงาน มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์. (2558). เซลล์เชือเพลิงชนิด PEMFC. ค้นเมื่อ 23 กันยายน 2559 จาก <http://www.eei-ku.com/wordpress/?p=10598>
- สุพรรณี ฉายบุตร. (2550). การศึกษาความเป็นเบสของตัวเร่งปฏิกิริยาของแข็งที่ใช้ในอุตสาหกรรม. กรุงเทพมหานคร: สถาบันวิจัยและพัฒนา มหาวิทยาลัยศิลปากร.
- Al'myasheva, O.V., Korytkova, E.N., Maslov, A.V., & Gusalov, V.V. (2005). Preparation of Nanocrystalline Alumina under Hydrothermal Conditions. Inorganic Materials, 41, 460–467.
- An, N., Yuan, X., Pan, B., Li, Q., Li, S. & Zhang, W. (2014). Design of a highly active Pt/Al₂O₃ catalyst for low-temperature CO oxidation. RSC Advances, 4, 38250-38257.
- Anderson, J.A. & Garcia, M.F. (2012). Oxygen Reduction Reaction. Supported Metals in Catalysis, 11, 432-437.
- Barbir, F. (2013). PEM Fuel Cells. PEM Fuel Cells, 1-16.
- Caffarena, V.R., Capitaneo, J.L., Simão, R.A. & Guimarães, A.P. (2006). Preparation of Electrodeposited Cobalt Nanowires. Materials Research, 9, 205-208.
- Chen, Z., Niu, L., Cheng, Y., Zhou, X., Zhonga, C. & Zhang, F. (2011). Octathienyl/phenyl-substituted zinc phthalocyanines J-aggregated through conformational planarization. Dalton Transactions, 40, 393-401.
- CNSI LAB MANAGEMENT SYSTEM. (2016). Equipment: XPS. Retrieved October 5, 2016, from http://clms.cnsi.ucla.edu/cnsi/clms/equipmentdetails?lab_id=12866&equipment_id=373326&equipment_name=XPS&date=2017-07-14

- Diao, W. (2015). Preparation and Characterization of PT-RU Bimetallic Catalysts Using Electroless Deposition Methods and Mechanistic Study of RE and CS Promoters for AG-Based, High Selectivity Ethylene Oxide Catalysts (Doctoral dissertation). University of South Carolina, Columbia.
- Goswami, S., Chakraborty, S., Das, A.K., Manna,a A., Bhattacharyya, A., et al. (2014). Selective colorimetric and ratio metric probe for Ni(II) in quinoxaline matrix with the single crystal X-ray structure. RSC Advances, 40, 20616-21175.
- Holton, O.T. & Stevenson, J.W. (2013). The Role of Platinum in Proton Exchange Membrane Fuel Cells. *Platinum Metals Review*, 57, 259–271.
- Hyun, K., Lee, J.H., Yoon, C.W., & Kwon, Y. (2013). The Effect of Platinum Based Bimetallic Electrocatalysts on Oxygen Reduction Reaction of Proton Exchange Membrane Fuel Cells. *Journal of Electrochemical Science*, 8, 11752 – 11767.
- Jacobson, D. (2004). PEM Fuel Cells. Retrieved September 10, 2016, from <https://physics.nist.gov/MajResFac/NIF/pemFuelCells.html>.
- Jeol Company. (2015). JEM-2100F Field Emission Electron Microscope. Retrieved September 25, 2016, from <https://www.jeol.co.jp/en/products/detail/JEM-2100F.html>
- Jeon, T.Y., Yoo, S.J., Cho, Y.H., Lee, K.S., Kang, S.H. & Sung, Y.E. (2009). Influence of Oxide on the Oxygen Reduction Reaction of Carbon-Supported Pt-Ni Alloy Nanoparticles. *The Journal of Physical Chemistry C*, 113, 19732–19739.
- Litster, S. & McLean, G. (2004). PEM fuel cell electrode. *Journal of Power Source*, 130, 61-76.
- Long, N.V., Yang, Y., Thi, C.M., VanMinh, N., Cao, Y. & Nogami, M. (2013). The development of mixture, alloy, and core-shell nanocatalysts with nanomaterial supports for energy conversion in low-temperature fuel cells. *Nano Energy*, 2, 636-676.
- Maccarrone, M.J., Torres, G.C., Lederhos, C., Betti, C., Badano, J.M., et al. (2012). Kinetic Study of the Partial Hydrogenation of 1-Heptyne over Ni and Pd Supported on Alumina. *World's largest Science, Technology & Medicine*, 160-184.
- Miyazaki, C.M., Riul, A., Santos, D.S.S., Ferreira, M., Constantino, C.J.L., et al. (2013). Bending of Layer-by-Layer Films Driven by an External Magnetic Field. *International Journal of Molecular Sciences*, 14, 12953-12969.
- Ohashi, M., Beard, K.D., Ma, S., Blom, D.A., St-Pierre J., Van Zee, J.W., Monnier, J.R. (2010). Electrochemical and structural characterization of carbon-supported Pt-Pd bimetallic electrocatalysts prepared by electroless deposition, *Electrochimica Acta*, 55, 7376-7384.
- Qualitest Inc. (2015). UV/VIS Spectrophotometer. Retrieved October 3, 2016, from <http://www.worldoftest.com/uvvis-spectrophotometer>
- Owen, T. (1996). *Fundamentals of Modern UV-Visible Spectroscopy*. Germany.

- Rebelli, J., Rodriguez, A.A., Ma, S., Williams, C.T. & Monnier, J.R. (2010). Preparation and Electroless deposition methods. *Catalysis Today*, 160, 170-178.
- Riyapan, S., Zhang Y., Wongkaew, A., Pongthawornsakun, B., Monnier, J.R. & Panpranot, J. (2016). Preparation of improved Ag-Pd/TiO₂ catalysts using the combined strong electrostatic adsorption and electroless deposition methods for the selective hydrogenation of acetylene. *Catalysis Science and Technology*, 2016.
- Shimadzu. (2015). EDX-720/800HS Energy Dispersive X-Ray Fluorescence Spectrometer. Retrieved September 29, 2016, from
<http://www.barascientific.com/products/shimadzu/scientific/emission/thai/EDX/EDX-720.php>
- Tanksale, A. & Chan, F.L. (2014). Biomass gasification using reactive flash volatilization technology. Australian: Rural Industries Research and Development Corporation.
- Tengco, J.M.M., Mehrabadi, B.A.T., Zhang, Y., Wongkaew, A., Regalbuto, J.R., et al. (2016). Synthesis and Electrochemical Evaluation of Carbon Supported Pt-Co Bimetallic Catalysts Prepared by Electroless Deposition and Modified Charge Enhanced Dry Impregnation. *Catalysts*, 6, 83.
- Thanasilpa, S. & Hunsom, M. (2011). Preparation of a high-performance Pt-Pd/C-electrocatalyst-coated membrane for ORR in PEM fuel cells via a combined process of impregnation and seeding: Effect of electrocatalyst loading on carbon support. *Electrochimica Acta*, 56, 1164–1171.
- Tipthanya. (2554). การกระเจิงนิวตรอนกับการกระเจิงสีอี๊กซ์. ค้นเนื้อ 23 กันยายน 2559 จาก
<https://nuc2011.wordpress.com/author/tipthanya/>
- Toda, T., Igarashi, H., Uchida, H., & Watanabe, M. (1999). *Journal of the Electrochemical Society*, 146, 3750.
- Wang, D.L., Xin, H.L.L., Hovden, R., Wang, H.S., Yu, Y.C., Muller, D.A., DiSalvo, F.J., Abruna, H.D. (2012). Structurally ordered intermetallic platinum-cobalt core-shell nanoparticles with enhanced activity and stability as oxygen reduction electrocatalysts. *Nature Materials*, 12, 81-87.
- Wongkaew, A., Zhang, Y., Tengco, J.M.M., Blom, D.A., Sivasubramanian, P., Fanson, P.T., et al. (2016). Characterization and evaluation of Pt-Pd electrocatalysts prepared by electroless deposition. *Applied Catalysis B: Environmental*, 188, 367–375.
- Xu, Y. & Lin, X. (2007). Selectively attaching Pt-nano-clusters to the open ends and defect sites on carbon nanotubes for electrochemical catalysis. *Electrochimica Acta*, 52, 5140-5149.
- Yang, H., Alonso-Vante, N., Leger, J.M., & Lamy, C. (2004). Tailoring, Structure, and Activity of Carbon-Supported Nanosized Pt-Cr Alloy Electrocatalysts for Oxygen Reduction in

- Pure and Methanol-Containing Electrolytes. *The Journal of Physical Chemistry B*, 108, 1938-1947.
- Yano, H., Kataoka, M., Yamashita, H., Uchida, H., & Watanabe, M. (2007). *Langmuir*, 23, 6438.
- Yarmolenko, S. (2008). Bruker AXS D8 Discover X-Ray Diffractometer System. Retrieved September 23, 2016, from <http://erc.ncat.edu/?equipmentID=40>
- Zhang, J.; Lima, F.H.B.; Shao, M.H.; Sasaki, K.; Wang, J.X.; Hanson, J.; Adzic, R.R. (2005). Platinum Monolayer on Non-noble Metal-Noble Metal Core-Shell Nanoparticle Electrocatalysts for O₂ Reduction. *J. Phys. Chem. B*, 109, 22701–22704.
- Zhang, H.B., Jin, M., Xia, Y. (2012). Enhancing the catalytic and electrocatalytic properties of catalysts by forming bimetallic nanocrystals with Pd. *Chemical Society Reviews*, 41, 8035-8049.
- Zhao, Y., Yifeng, E., Fan, L., Qiu, Y. & Yang, S. (2007). A new route for the electrodeposition of platinum–nickel alloy nanoparticles on multi-walled carbon nanotubes. *Electrochimica Acta*, 52, 5873–5878