

การสังเคราะห์แก๊สโซลีนจากน้ำมันปาล์มโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์



นาย ชาลี ใจหาญ

ศูนย์วิทยทรัพยากร

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต
สาขาวิศวกรรมเคมี

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2531

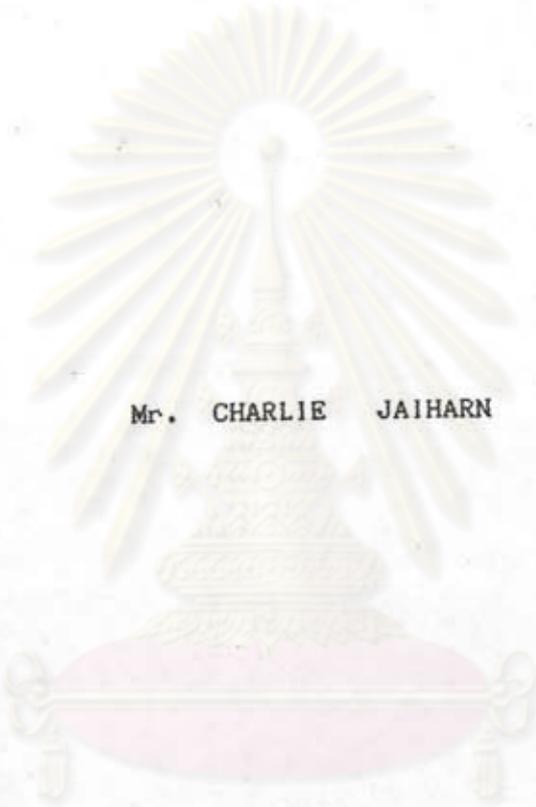
ISBN 974-569-383-9

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

014297

115524085

SYNTHESIS OF GASOLINE FROM PALM OIL USING ZEOLITE CATALYST



Mr. CHARLIE JAIHARN

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Engineering
Department of Chemical Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

1988

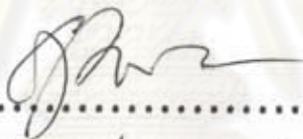
ISBN 974-569-383-9

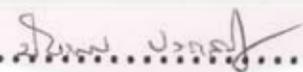
หัวข้อวิทยานิพนธ์ การสังเคราะห์แก๊สโซลีนจากน้ำมันปาล์มโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์
โดย นาย ชาลี ใจหาญ
สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี
อาจารย์ที่ปรึกษา รองศาสตราจารย์ ดร. ปิยะสาร ประเสริฐธรรม
อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม ดร. ประเทืองศรี สินชัยศรี

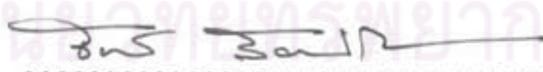
บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บัณฑิตวิทยาลัยนี้เป็นส่วนหนึ่งของการ
ศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต

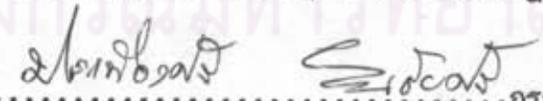

.....คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย
(ศาสตราจารย์ ดร.ถาวร วัชรากัย)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์


.....ประธานกรรมการ
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.อุรา ปานเจริญ)


.....กรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร.ปิยะสาร ประเสริฐธรรม)


.....กรรมการ
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ชัยฤทธิ์ สัตยาประเสริฐ)


.....กรรมการ
(ดร.ประเทืองศรี สินชัยศรี)

ชานี้ ใจหาย : การสังเคราะห์แก๊สโซลีนจากน้ำมันปาล์มโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ (SYN-
THESIS OF GASOLINE FROM PALM OIL USING ZEOLITE CATALYST) อ.ที่ปรึกษา : รศ.ดร.ปิยะ
สาร ประเสริฐธรรม, 139 หน้า.

งานวิจัยนี้เป็นการทดลองสังเคราะห์แก๊สโซลีนโดยใช้ปฏิกิริยาอะคะตะไลติก เครกกิงของน้ำมันปาล์ม
ในเครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่ง ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ใช้คือตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ซึ่งใช้ในโรงกลั่นน้ำมันของ
บริษัทไทยออยล์ จำกัด ทำการสังเคราะห์แก๊สโซลีนที่ความดันได้บรรยากาศ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์ที่ใช้
ประมาณ 350, 400, 450 และ 500 องศาเซลเซียส ความเร็วเชิงสเปซ เท่ากับ 0.3307, 0.7350,
1.5863 และ 2.1372 คอซิวโมง ผลการทดลองพบว่า การเกิดผลิตภัณฑ์แก๊สโซลีนในปฏิกิริยาอะคะตะไลติก-
เครกกิงของน้ำมันปาล์ม จะให้ผลดีในช่วงอุณหภูมิ 450-500 องศาเซลเซียส ความเร็วเชิงสเปซ เท่ากับ
0.7350-1.5863 คอซิวโมง



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาควิชา วิศวกรรม เคมี
สาขาวิชา วิศวกรรม เคมี
ปีการศึกษา 2530.....

ลายมือชื่อนิสิต
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา

CHARLIE JAIHARN : SYNTHESIS OF GASOLINE FROM PALM OIL USING ZEOLITE CATALYST. THESIS ADVISOR : ASSO.PROF.PIYASARN PRASERTHDAM,Dr.Ing., 139 PP.

This research concerns the gasoline synthesis by the method of palm oil catalytic cracking reaction in a fixed bed reactor using zeolites from Thai Oil Refinery Co.,Ltd. as catalyst. Gasoline was synthesized at below atmospheric pressure. The column temperatures were varied at 350, 400, 450 and 500 °C and the space velocities at 0.3307, 0.7350, 1.5863 and 2.1372 hr.⁻¹ The results were evidently shown that good yield of gasoline products would be produced at temperatures and space velocities of 450-500 °C and 0.7350-1.5863 hr.⁻¹, respectively.



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาควิชาวิศวกรรมเคมี.....
สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี.....
ปีการศึกษา 2530

ลายมือชื่อนิสิต *best*
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา *Dr. Piyasarn*

กิตติกรรมประกาศ

ข้าพเจ้าขอขอบคุณ รองศาสตราจารย์ ดร.บิยะสาร ประเสริฐธรรมที่กรุณาชี้แนะ
แนวทางและให้ความรู้ในงานวิจัยพร้อมทั้งสร้างสอนศิษย์ในฐานะอาจารย์ที่ปรึกษาและขอขอบคุณ
ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.อรุรา ปานเจริญ , ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ชัยฤทธิ์ ลัตยาประเสริฐ
ดร.ประเทืองศรี สินชัยศรี ในฐานะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ อาจารย์ กอบบุญ หล่อทองคำ
คุณ นพตล สายะเสวี,คุณ สุพจน์ นันทนครี,คุณ ชัยทวิ โตจิรกุล,คุณ สุวาริ ศุภโชคชัย,คุณ มนสิทธิ์
ผดุงสิทธิ์,คุณ สุกิน ประไพตระกูล,คุณวราภวิภา ศรีวราหกุลและเพื่อนห้องปฏิบัติการคณะไลซีส
ทุกคนพร้อมทั้งบริษัท ไทยออยส์ จำกัด ซึ่งได้ช่วยเหลือในด้านตัวเร่งปฏิกิริยา,มูลนิธิสมาคมนิสิต
เก่าจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัยที่ได้สนับสนุนทางด้านการเงิน

สิ่งที่มีค่าสูงสุดที่ทำให้กำลังใจและความรักคือ บิดา-มารดา,คุณยายและน้องๆทุกคน

ชาลี ใจหาญ

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญ

หน้า

บทคัดย่อภาษาไทย.....	ก
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	ข
กิตติกรรมประกาศ.....	ค
รายการตารางประกอบ.....	ฉ
รายการรูปประกอบ.....	ฎ

บทที่

1. บทนำ.....	1
2. ความรู้ทั่วไปเกี่ยวกับปาล์มน้ำมัน.....	5
2.1 ปาล์มน้ำมัน.....	5
2.2 ส่วนประกอบของทะลายน้ำมัน.....	6
2.3 สูตรโครงสร้างของน้ำมันปาล์ม.....	7
2.4 องค์ประกอบของกรดไขมันของน้ำมันปาล์มและน้ำมันเมล็ดปาล์ม.....	8
2.5 สารประกอบอื่นๆ.....	10
2.6 กระบวนการสกัดน้ำมันปาล์มดิบ.....	11
2.7 มาตรฐานคุณภาพของน้ำมันปาล์ม.....	15
2.8 กระบวนการทำน้ำมันปาล์มให้บริสุทธิ์.....	16
2.9 ประโยชน์ของน้ำมันปาล์ม.....	21
3. การสังเคราะห์ไฮโดรคาร์บอนจากน้ำมันพืช.....	24
3.1 การปรับปรุงและแปรรูปน้ำมันพืชเป็นน้ำมันเชื้อเพลิง.....	24
3.2 การสังเคราะห์ไฮโดรคาร์บอน(น้ำมันเชื้อเพลิง) จากน้ำมันพืชโดยใช้ปฏิกิริยาเครกกิง.....	28
3.3 กลไกของปฏิกิริยาเครกกิง.....	30
3.4 ประเภทของกระบวนการเครกกิงของน้ำมันพืช.....	34
3.5 การศึกษาจากอดีตถึงปัจจุบัน.....	35

4. วิธีการทดลองและผลการทดลอง.....	88
4.1 เครื่องมือทดลอง.....	88
4.2 น้ำมันปาล์ม.....	92
4.3 ตัวเร่งปฏิกิริยา.....	94
4.4 การทำผลิตภัณฑ์ของเหลวให้บริสุทธิ์ทางเคมี.....	95
4.5 การวิเคราะห์ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการสังเคราะห์.....	95
4.6 ลำดับขั้นการทดลอง.....	99
4.7 สภาพะของการทดลอง.....	100
4.8 ผลการทดลอง.....	101
4.9 สรุปผลการทดลอง.....	103
5. วิจารณ์และสรุปผลการทดลอง.....	123
5.1 วิจารณ์ผลการทดลอง.....	123
5.2 สรุปผลการทดลอง.....	125
เอกสารอ้างอิง.....	132
ภาคผนวก	
ก. ตัวอย่างการคำนวณความเร็วเชิงสเปซ.....	135
ข. ตัวอย่างการคำนวณอัตราป้อนเฉลี่ยของน้ำมันปาล์มเข้าสู่เครื่องปฏิกรณ์.....	135
ค. ตัวอย่างการคำนวณเปอร์เซ็นต์การเป็ียนรวม.....	135
ง. ตัวอย่างการคำนวณการกระจายของผลิตภัณฑ์.....	137
จ. ตัวอย่างการคำนวณการกระจายของผลิตภัณฑ์.....	138
ฉ. ตัวอย่างการคำนวณอัตราเฉลี่ยของการเกิดผลิตภัณฑ์ ที่ต้องการ (แก๊สโซลีน) ต่อน้ำหนักของตัวเร่งปฏิกิริยา.....	138
ประวัติ.....	139

รายการตารางประกอบ

ตารางที่	หน้า	
1.1	แสดงแหล่งพลังงานฟอสซิลของโลก.....	3
1.2	แสดงผลผลิตของน้ำมันปาล์มและน้ำมันเมล็ดปาล์ม.....	3
2.1	แสดงกรดไขมันของน้ำมันปาล์ม.....	8
2.2	แสดงกรดไขมันของน้ำมันเมล็ดปาล์ม.....	9
2.3	แสดงส่วนประกอบที่อยู่ในน้ำมันปาล์ม.....	10
2.4	แสดงกรดไขมันของน้ำมันมะพร้าว.....	10
2.5	แสดงมาตรฐานคุณภาพของน้ำมันปาล์ม.....	15
3.1	แสดงผลการวิเคราะห์ผลิตภัณฑ์เมื่อใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ กับผลิตภัณฑ์ที่สกัดได้จากพืชยูนิเฟอร์ เบีย ลา ไทริส ในส่วนของเอเพน.....	25
3.2	เปรียบเทียบคุณสมบัติของน้ำมันมะพร้าว, น้ำมันเมล็ดสบู่ดำ น้ำมันยูคาลิปตัสและ เอทิลแอลกอฮอล์ กับแก๊สโซลีน.....	29
3.3	แสดงคุณสมบัติผลิตภัณฑ์ของของเหลวจากปฏิกิริยาไพโรลิซิส ของน้ำมันเมล็ดฝ้ายในหม้อนิ่งอัดไอ.....	31
3.4	แสดงองค์ประกอบในส่วนแก๊สจากปฏิกิริยาไพโรลิซิส ของน้ำมันเมล็ดฝ้ายในหม้อนิ่งอัดไอ.....	32
3.5	แสดงปริมาณของของเหลว ที่ได้จากการกลั่นน้ำมันปาล์ม จากแหล่งสุมาตรา และไนเจอร์ ที่อุณหภูมิต่าง ๆ กัน.....	36
3.6	แสดงผลได้จากการแตกกิ่งของน้ำมันปาล์มสุมาตรา ภายใต้ความดัน 135 และ 75 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว อุณหภูมิ 426 °ซ. และน้ำมันปาล์มไนเจอร์ ภายใต้ความดัน 135 และ 50 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว อุณหภูมิ 426 °ซ.....	38
3.7	แสดงคุณสมบัติและปริมาณของการกลั่นของเหลว (จากกระบวนการแตกกิ่ง น้ำมันปาล์มสุมาตรา และไนเจอร์ ภายใต้ความดัน 135 ปอนด์/เกจ) ที่ผ่านกระบวนการทำให้บริสุทธิ์ทางเคมี.....	38
3.8	แสดงผลได้ของน้ำมันดิบ จากการแตกกิ่งไอ(จากการกลั่นทำลาย) ของน้ำมันตั้งอ้าว น้ำมันเมล็ดเรพ และผลของการกลั่นน้ำมันดิบ.....	45
3.9	แสดงผลได้ของน้ำมันดิบจากการแตกกิ่งน้ำมันตั้งอ้าว, น้ำมันเมล็ดฝ้ายใน- วิญภาคของเหลว โดยไม่ใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาและผลของการกลั่นน้ำมันดิบ....	45

รายการตารางประกอบ (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
3.10 แสดงผลได้ของน้ำมันดิบ จากการแตกกิ่ง น้ำมันตั้งอิว น้ำมันเมล็ดเรพ, น้ำมันเมล็ดฝ้าย, น้ำมันถั่วเหลือง ในวัฏภาคของเหลว โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดต่าง ๆ กัน.....	46
3.11 แสดงผลได้ของน้ำมันดิบจากปฏิกิริยาไพโรลิซิส เปลือของกรดไขมันของ น้ำมันตั้งอิว, น้ำมันถั่วเหลือง, น้ำมันเมล็ดเรพ และผลของการกลั่นน้ำมันดิบ.....	47
3.12 เปรียบเทียบคุณสมบัติของน้ำมันดิบที่ได้จากน้ำมันพืช ซึ่งผ่านกระบวนการทั้งสามกระบวนการ.....	48
3.13 เปรียบเทียบคุณสมบัติของน้ำมันเชื้อเพลิงที่ได้จากน้ำมันพืช กับน้ำมันเชื้อเพลิงปิโตรเลียม.....	49
3.14 เปรียบเทียบอัตราการสูญเสียเชื้อเพลิง และกำลังของเครื่องยนต์ ระหว่างใช้น้ำมันพืช, น้ำมันดีเซล จากน้ำมันพืช และน้ำมันดีเซล จากน้ำมันปิโตรเลียม.....	50
3.15 แสดงผลของปฏิกิริยาแตกกิ่งของน้ำมันถั่วเหลือง โดยใช้ความร้อน และตัวเร่งปฏิกิริยาอะลูมินา, แมกนีเซียม ที่อุณหภูมิ 300, 400, 500 °ซ.....	60
3.16 แสดงผลของไอโอดีน ที่มีต่อปฏิกิริยาแตกกิ่งของน้ำมันถั่วเหลือง โดยใช้ ตัวเร่งปฏิกิริยาอะลูมินาแบบทรงกลม โดยทดลองที่อุณหภูมิ 400 °ซ.....	61
3.17 แสดงผลของปฏิกิริยาแตกกิ่ง น้ำมันถั่วเหลือง ที่มีค่าไอโอดีน 10 เมื่อใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา อะลูมินาแบบทรงกลมและแมกนีเซียมออกไซด์ โดยทดลองที่อุณหภูมิ 300, 400 และ 500 °ซ.....	63
3.18 แสดงส่วนประกอบของน้ำมันมะพร้าว, น้ำมันเมล็ดสับด้าและน้ำมันยูคาลิปตัส..	65
3.19 แสดงผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาคะตะไลติกแตกกิ่ง ของน้ำมันมะพร้าว.....	67
3.20 แสดงเงื่อนไข และผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาแตกกิ่ง ในระบบเทอร์รัล- แตกกิ่งคะตะไลติกแตกกิ่ง และไฮโดรแตกกิ่ง ของน้ำมันมะพร้าว.....	69
3.21 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาคะตะไลติกแตกกิ่ง ไฮโดรแตกกิ่ง ของน้ำมันมะพร้าว และจากปฏิกิริยาคะตะไลติกแตกกิ่ง ของน้ำมันส่วน เหลือจากปฏิกิริยาคะตะไลติกแตกกิ่งของน้ำมันมะพร้าว.....	74

รายการตารางประกอบ (ต่อ)

ตารางที่	หน้า	
3.22	เปรียบเทียบคุณสมบัติของแก๊สโซลีนที่ได้จากปฏิกิริยาอะตะไลติก- เครกกิง, ไฮโดรเครกกิงของน้ำมันมะพร้าว กับแก๊สโซลีน จากน้ำมันปิโตรเลียม.....	75
3.23	แสดงผลภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตะไลติกของน้ำมันเมล็ดสบู่ดำ โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบโรเซอร์.....	77
3.24	แสดงคุณสมบัติของแก๊สโซลีน จากปฏิกิริยาอะตะไลติกเครกกิง ของน้ำมันเมล็ดสบู่ดำ โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบโรเซอร์.....	78
3.25	แสดงผลภัณฑ์จากปฏิกิริยาไฮโดรเครกกิงของน้ำมันยูคาลิปตัส โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่ง.....	81
3.26	แสดงเงื่อนไข และผลลัพธ์จากปฏิกิริยาอะตะไลติกเครกกิง ของน้ำมันยูคาลิปตัส โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่ง.....	82
3.27	แสดงคุณสมบัติของผลลัพธ์จากปฏิกิริยาอะตะไลติกเครกกิง ของน้ำมันยูคาลิปตัส โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่ง.....	83
3.28	สรุปผล ผลลัพธ์จากปฏิกิริยาอะตะไลติกเครกกิง ของน้ำมันมะพร้าว น้ำมันเมล็ดสบู่ดำ น้ำมันยูคาลิปตัส และน้ำมันปิโตรเลียม.....	84
4.1	แสดงสภาวะการวิเคราะห์ด้วยเครื่องแก๊สโครมาโทกราฟี.....	96
4.2	แสดงสภาวะของการทดลองเมื่อความเร็วเชิงสเปซคงที่ อุณหภูมิของ เครื่องปฏิกรณ์มีค่าเท่ากับ 350, 400, 450 และ 450 °ซ.....	100
4.3	แสดงสภาวะการทดลองเมื่ออุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าเท่า 450 °ซ ที่ความเร็วเชิงสเปซมีค่าเท่ากับ 0.3307, 0.7350, 1.5863 และ 2.3172 ซม ⁻¹	101
4.4	แสดงผลของอัตราป้อนของน้ำมันปาล์มเข้าสู่เครื่องปฏิกรณ์ที่ความเร็ว- เชิงสเปซคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าเท่ากับ 350, 400, 450 และ 500 °ซ.....	104
4.5	แสดงผลของเปอร์เซ็นต์การเปลี่ยนรวมของปฏิกิริยาอะตะไลติก เมื่อความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่า เท่ากับ 350, 400, 450 และ 500 °ซ.....	104

รายการตารางประกอบ (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
4.6 แสดงผลการกระจายของผลิตภัณฑ์ของปฏิกิริยาคะตะไลติก เมื่อความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่า เท่ากับ 35๐, 4๐๐, 45๐ และ 5๐๐ °ซ.....	105
4.7 แสดงผลการกระจายของผลิตภัณฑ์แก๊สของปฏิกิริยาคะตะไลติก เมื่อความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์เท่ากับ 35๐, 4๐๐, 45๐ และ 5๐๐ °ซ.....	106
4.8 แสดงผลของอัตราเฉลี่ยของการเกิดผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ (แก๊สโซลีน) ต่อน้ำหนักของตัวเร่งปฏิกิริยาคะตะไลติกแคโรกิงะ เมื่อความเร็ว- เชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าเท่ากับ 35๐ 4๐๐, 45๐ และ 5๐๐ °ซ.....	107
4.9 แสดงผลของเปอร์เซ็นต์การเปลี่ยนรวมของปฏิกิริยาคะตะไลติก แคโรกิงะเมื่ออุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าคงที่เท่ากับ 45๐ °ซ ความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่เท่ากับ ๐.33๐7, ๐.735๐ 1.5863 และ 2.1372 ซม ⁻¹	107
4.10 แสดงผลของการกระจายของผลิตภัณฑ์ของปฏิกิริยาคะตะไลติก เมื่ออุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าเท่ากับ 45๐ °ซ ความเร็วเชิงสเปซ มีค่าเท่ากับ ๐.33๐7, ๐.735๐, 1.5863 และ 2.1372 ซม ⁻¹	108
4.11 แสดงผลการกระจายของผลิตภัณฑ์แก๊สของปฏิกิริยาคะตะไลติก- แคโรกิงะ เมื่ออุณหภูมิเครื่องปฏิกรณ์มีค่าคงที่เท่ากับ 45๐ °ซ ความเร็ว เชิงสเปซมีค่าต่างๆ เท่ากับ ๐.33๐7, ๐.735๐, 1.5863 และ 2.1372 ซม ⁻¹	109
4.12 แสดงผลของอัตราเฉลี่ยของการเกิดผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ (แก๊สโซลีน) ต่อน้ำหนักของตัวเร่งปฏิกิริยาของปฏิกิริยาคะตะไลติกแคโรกิงะ เมื่อ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าคงที่เท่ากับ 45๐ °ซ ความเร็วเชิง สเปซมีค่าคงที่เท่ากับ ๐.33๐7, ๐.735๐, 1.5863 และ 2.1372 ซม ⁻¹	110

รายการตารางประกอบ (ต่อ)

ตารางที่	หน้า
4.13 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 350 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 0.7350 ชม ⁻¹	116
4.14 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 400 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 0.6985 ชม ⁻¹	117
4.15 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 0.7350 ชม ⁻¹	118
4.16 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 500 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 0.7039 ชม ⁻¹	119
4.17 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 0.3307 ชม ⁻¹	120
4.18 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 1.5863 ชม ⁻¹	121
4.19 แสดงเงื่อนไขและผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน ของน้ำมันปาล์ม โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์ ที่อุณหภูมิ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซ 2.1372 ชม ⁻¹	122
5.1 แสดงผลของอุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์ที่มีผลต่อผลิตภัณฑ์ในส่วน ของเหลวโดยเปรียบเทียบผลการทดลองของ โจ ริบามาร์ และคณะ(33)กับผลการทดลองในงานวิทยานิพนธ์.....	126

รายการรูปประกอบ

รูปที่		หน้า
2.1	แสดงส่วนประกอบของผลปาล์ม.....	7
2.2	แสดงสูตรทั่วไปของโมเลกุลน้ำมันพืช.....	7
2.3	แสดงกระบวนการผลิตน้ำมันปาล์มและน้ำมันเมล็ดปาล์ม.....	13
2.4	แสดงรายละเอียดของโรงงานผลิตน้ำมันปาล์มและน้ำมันเมล็ดปาล์ม.....	13
3.1	แผนผังการสกัดไฮโดรคาร์บอนจากพืช ยูไพร์ เบียลา ไทริส.....	26
3.2	แผนผังกระบวนการเอสเตอริฟิเคชัน.....	27
3.3	แผนผังโรงงานทดลองผลิตน้ำมันเชื้อเพลิงจากน้ำมันพืช โดยใช้ปฏิกิริยาเทอร์มัลแครกกิงในระยะแรกของประเทศจีน.....	51
3.4	แผนผังโรงงานผลิตน้ำมันเชื้อเพลิงจากน้ำมันพืช โดยใช้ปฏิกิริยา เทอร์มัลแครกกิงภายใต้ความดันเครื่องปฏิกรณ์แบบแบ็ชในประเทศจีน.....	52
3.5	แผนผังการผลิตน้ำมันเชื้อเพลิง โดยใช้กระบวนการแครกกิง- เกลียวของกรดไขมันของน้ำมันพืช.....	53
3.6	แผนผังการผลิตแก๊สโซลีนในระดับอุตสาหกรรม โดยใช้กระบวนการ- การแครกกิงเกลียวของกรดไขมันของน้ำมันพืช.....	55
3.7	เงื่อนไข และผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการแครกกิง ก) เมธานอล ข) ยางพารา ค) โทเพนทิน ง) น้ำมันข้าวโพด จ) น้ำมันและฟุ้ง และ ฉ) น้ำมันโอโยบา โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา ZSM-5.....	58
3.8	การจัดตัวของโมเลกุลของน้ำมันพืช ก) แบบธรรมดา ข) แบบฝังตัวในโพรงโครงสร้างตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลต์.....	59
3.9	ผลการวิเคราะห์ใช้เครื่องอินฟราเรดสเปกโทรสโกปี ของ ก) น้ำมันถั่วเหลืองดิบ ข) ผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาแครกกิง โดยใช้ความร้อน ที่อุณหภูมิ 400 °ซ. ค) ผลิตภัณฑ์ที่ผ่านการทำให้บริสุทธิ์ทางเคมีของปฏิกิริยาแครกกิง โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา อะลูมินาแบบทรงกลมที่อุณหภูมิ 400 °ซ.....	61
3.10	ผลของค่าไอโอดีน ที่มีต่อการกระจายผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาแครกกิง โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา อะลูมินาแบบทรงกลมที่อุณหภูมิ 400 °ซ.....	62

รายการรูปประกอบ (ต่อ)

รูปที่	หน้า
3.11	ลักษณะโครมาโทแกรม ของผลิตภัณฑ์จากปฏิกิริยาเครกกิง โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา อะลูมินาแบบทรงกลมที่ 400 ๒. ของ ก) น้ำมันถั่วเหลืองมีค่าไอโอดีน 10 ข) น้ำมันถั่วเหลืองมีค่าไอโอดีน 60 ค) ตัวอย่างน้ำมันดีเซล..... 64
3.12	เครื่องมือทดลองของปฏิกิริยาเทอร์มัลเครกกิงน้ำมันพืช..... 66
3.13	เครื่องมือทดลองของปฏิกิริยาคะตะไลติกเครกกิง น้ำมันพืชโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมี แบบฟลูอิดไธซ์เบด..... 68
3.14	เครื่องมือทดลองของปฏิกิริยาไฮโดรเครกกิง น้ำมันพืชภายใต้- ไฮโดรเจนความดันสูง โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่ง..... 68
3.15	เครื่องมือทดลองของปฏิกิริยาคะตะไลติกเครกกิง น้ำมันพืช โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์แบบไรเซอร์..... 70
3.16	เครื่องมือทดลองของปฏิกิริยาไฮโดรเครกกิงน้ำมันพืชภายใต้- ไฮโดรเจนความดันสูง โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่งขนาดใหญ่..... 70
3.17	ลักษณะแก๊สโครมาโทแกรมของผลิตภัณฑ์แก๊สโซลีนจากปฏิกิริยา- ไฮโดรเครกกิงน้ำมันมะพร้าว โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมี แบบเบดนิ่งขนาดใหญ่..... 71
3.18	ลักษณะแก๊สโครมาโทแกรมของผลิตภัณฑ์แก๊สโซลีนจากปฏิกิริยาคะตะ- ไลติกเครกกิงน้ำมันมะพร้าว โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบไรเซอร์..... 73
3.19	ลักษณะแก๊สโครมาโทแกรมของผลิตภัณฑ์แก๊สโซลีนจากปฏิกิริยาคะตะ- ไลติกเครกกิงน้ำมันเมล็ดสบู่ดำ โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบไรเซอร์..... 76
3.20	ลักษณะแก๊สโครมาโทแกรมของผลิตภัณฑ์แก๊สโซลีน จากปฏิกิริยา- คะตะไลติกเครกกิงน้ำมันยูคาลิปตัส ภายใต้ไนโตรเจนความดันสูง โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เคมีแบบเบดนิ่งขนาดใหญ่..... 80
3.21	กราฟการกลั่นของแก๊สโซลีนจากปฏิกิริยาคะตะไลติกเครกกิง ของน้ำมันมะพร้าว น้ำมันเมล็ดสบู่ดำ, น้ำมันยูคาลิปตัส และน้ำมันปิโตรเลียม..... 87
4.1	แสดงแผนผังของเครื่องมือที่ใช้ในการทดลอง..... 89

รายการรูปประกอบ (ต่อ)

รูปที่	หน้า
4.2	แสดงส่วนประกอบของหม้อต้มน้ำมันปาล์ม..... 91
4.3	แสดงเครื่องปฏิกรณ์ที่ใช้ในการทดลอง..... 91
4.4	แสดงเครื่องมือเก็บผลิตภัณฑ์ของเหลว..... 93
4.5	แสดงเครื่องมือเก็บผลิตภัณฑ์แก๊ส..... 93
4.6	แสดงเครื่องวัดอัตราไหลแบบฟองแก๊ส..... 97
4.7	แสดงเครื่องมือวิเคราะห์ผลิตภัณฑ์ของเหลว..... 97
4.8	แสดงเครื่องมือวิเคราะห์ผลิตภัณฑ์แก๊ส แบบ TCD..... 98
4.9	แสดงเครื่องมือวิเคราะห์ผลิตภัณฑ์แก๊ส แบบ FID..... 98
4.10	แสดงผลของอัตราการบ่อน้ำมันปาล์มเข้าสู่เครื่องปฏิกรณ์ที่- ความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่า- เท่ากับ 350, 400, 450 และ 500 °ซ..... 111
4.11	แสดงผลของเปอร์เซ็นต์การเปลี่ยนรวมของปฏิกิริยาคะตะไลติก- เครกกิงเมื่อความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์ มีค่าเท่ากับ 350, 400, 450 และ 500 °ซ..... 111
4.12	แสดงผลการกระจายของผลิตภัณฑ์ของปฏิกิริยาคะตะไลติกเครกกิง เมื่อความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่า- เท่ากับ 350, 400, 450 และ 500 °ซ..... 112
4.13	แสดงผลของอัตราเฉลี่ยของการเกิดผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ (แก๊สไซลีน) ต่อน้ำหนักของตัวเร่งปฏิกิริยาของปฏิกิริยาคะตะไลติกเครกกิง เมื่อ ความเร็วเชิงสเปซมีค่าคงที่ อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าเท่ากับ 350, 400, 450 และ 500 °ซ..... 113
4.14	แสดงผลของเปอร์เซ็นต์การเปลี่ยนรวมของปฏิกิริยาคะตะไลติก- เครกกิงเมื่ออุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าคงที่เท่ากับ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซมีค่าเท่ากับ 0.3307, 0.7350, 1.5863 และ 2.1372 ชม ⁻¹ 113

รายการรูปประกอบ (ต่อ)

รูปที่	หน้า
4.15 แสดงผลการกระจายของผลิตภัณฑ์ของปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน- คาร์บอน เมื่ออุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าคงที่เท่ากับ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซมีค่าเท่ากับ 0.3307, 0.7350, 1.5863 และ 2.1372 ซม ⁻¹	114
4.16 แสดงผลของอัตราเฉลี่ยของผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ (แก๊สไซลีน) ต่อน้ำหนักของตัวเร่งปฏิกิริยาของปฏิกิริยาอะตอมไฮโดรเจน- คาร์บอน เมื่ออุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าคงที่เท่ากับ 450 °ซ ความเร็วเชิงสเปซมีค่าเท่ากับ 0.3307, 0.7350, 1.5863 และ 2.1372 ซม ⁻¹	115

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย