

การปรับสภาพเบื้องต้นของเศษราวมันสำปะหลังในน้ำร้อนอัดความดัน

นายธนกร นวรัตน์ไพบูลย์

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต
สาขาวิชาเทคโนโลยีเชื้อเพลิง ภาควิชาเคมีเทคนิค
คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย
ปีการศึกษา 2554
ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

บทคัดย่อและแฟ้มข้อมูลฉบับเต็มของวิทยานิพนธ์ตั้งแต่ปีการศึกษา 2554 ที่ให้บริการในคลังปัญญาจุฬาฯ (CUIR)
เป็นแฟ้มข้อมูลของนิสิตเจ้าของวิทยานิพนธ์ที่ส่งผ่านทางบัณฑิตวิทยาลัย

The abstract and full text of theses from the academic year 2011 in Chulalongkorn University Intellectual Repository (CUIR)
are the thesis authors' files submitted through the Graduate School.

PRETREATMENT OF CASSAVA ROOT WASTE IN HOT COMPRESSED WATER

Mr. Tanakorn Navaruttanapaibool

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Science Program in Fuel Technology

Department of Chemical Technology

Faculty of Science

Chulalongkorn University

Academic Year 2011

Copyright of Chulalongkorn University

หัวข้อวิทยานิพนธ์

การปรับสภาพเบื้องต้นของเศษรากมันสำปะหลังในน้ำร้อน
อัดความดัน

โดย

นาย ธนกร นวรัตน์ไพบูลย์

สาขาวิชา

เทคโนโลยีเชื้อเพลิง

อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก

รองศาสตราจารย์ ดร.สมเกียรติ งามประเสริฐสุสิทธิ

คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้หัวข้อวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต

.....คณบดีคณะวิทยาศาสตร์

(ศาสตราจารย์ ดร. สุพจน์ หารหนองบัว)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

.....ประธานกรรมการ

(รองศาสตราจารย์ ดร.ธราพงษ์ วิจิตตานันต์)

.....อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก

(รองศาสตราจารย์ ดร. สมเกียรติ งามประเสริฐสุสิทธิ)

.....อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ร่วม

(ดร. วรกันต์ บุรพาธนะ)

.....กรรมการ

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ประพันธ์ คูชลธาวา)

.....กรรมการภายนอกมหาวิทยาลัย

(ดร.สุชาดา บุตรนาค)

ธนกร นวรัตน์ไพบูลย์ : การปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลังด้วยน้ำร้อนอัด
ความดัน. (PRETREATMENT OF CASSAVA ROOT WASTE IN HOT
COMPRESSED WATER) อ. ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก: รศ. ดร. สมเกียรติ งาม
ประเสริฐสิทธิ์ อ. ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ร่วม: ดร. วรกันต์ บุรพาธนะ, 78 หน้า.

งานวิจัยนี้ศึกษากระบวนการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยน้ำร้อนอัดความดันซึ่งเป็น
กรรมวิธีที่ใช้สำหรับปรับสภาพเบื้องต้นชีวมวลชนิดลิกโนเซลลูโลส สำหรับนำไปใช้ ใน
กระบวนการผลิตไบโอเอทานอล โดย ในงานวิจัยนี้ได้นำเศษรากมันสำปะหลังมาเป็นวัตถุดิบ
ในการทดลองการปรับสภาพเบื้องต้นในเครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์ โดยหลังจากทำการ
ทดลองแล้ว ของเหลวที่ได้ จากขั้นตอนการปรับสภาพเบื้องต้น นำไปวิเคราะห์หาค่า
โครมาโทกราฟของเหลวประสิทธิภาพสูง เพื่อหาปริมาณน้ำตาล เพนโทส และ เฮกโซส ส่วน
ของแข็งที่ได้จากขั้นตอนการปรับสภาพเบื้องต้นนำไปผ่านกรรมวิธีการย่อยด้วยเอนไซม์ เพื่อ
หาประสิทธิภาพของการปรับสภาพเบื้องต้น ตัวแปรที่ส่งผลต่อประสิทธิภาพของการปรับ
สภาพได้แก่อุณหภูมิ ความดัน อัตราส่วนของ แข็งต่อน้ำ และ เวลาในการปรับสภาพ โดย
ขั้นตอนการย่อยด้วยเอนไซม์ใช้เซลลูเลส เพื่อทำการไฮโดรไลซ์เซลลูโลส โดยควบคุมค่า ความ
เป็นกรด-เบสที่ 4.8 ด้วยบัฟเฟอร์ซีเตรต เป็นเวลา 48 ชั่วโมง โดย ณ ภาวะที่เหมาะสมสำหรับ
การปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมัน สำปะหลังด้วยน้ำร้อนอัด ความดัน ทำให้สามารถผลิต
น้ำตาลกลูโคสจากขั้นตอนการย่อยด้วยเอนไซม์เซลลูเลสได้ความเข้มข้นสูงสุด 32 กรัมต่อลิตร

ภาควิชา.....เคมีเทคนิค.....ลายมือชื่อ.....
สาขาวิชา.....เทคโนโลยีเพื่อพลังงาน.....ลายมือชื่อ อ.ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์หลัก.....
ปีการศึกษา.....2554.....ลายมือชื่อ อ.ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ร่วม.....

527 26824 23 : MAJOR FUEL TECHNOLOGY

KEYWORDS : LIGNOCELLULOSIC MATERIAL/LIQUID HOT WATER
CELLULOSE/CELLULASE/ GLUCOSE

TANAKORN NAVARUTTANAPAIBOOL: PRETREATMENT OF CASSAVA
ROOT WASTE IN HOT COMPRESSED WATER. ADVISOR: ASSOC. PROF.
SOMKIAT NGAMPRASERTSITH, Ph.D., CO. ADVISOR: VORAKAN
BURAPATANA. Ph.D., 78 pp.

The hydrolysis in hot compressed water (HCW), or liquid hot water (LHW), was reported as a promising pretreatment of lignocellulosic materials for ethanol production. In this work, the cassava root waste was used as the lignocellulose sample. After the pretreatment process, liquid obtained from batch reactor was tested for quantifying pentose and hexose using high-performance liquid chromatography, whilst the solid sample was fed to enzymatic digesting process for measure a pretreatment efficiency. The variables that can affect the pretreatment efficiency were studied, including temperature, pressure, solid: water ratio and pretreatment time. For enzymatic digesting process, cellulase was applied to the pretreated cassava root in order to hydrolyze accessible cellulose to glucose. Note that the process variables for enzymatic digesting were fixed at pH 4.8 of citrate buffer for 48 hrs. The optimal pretreatment condition was located from the glucose concentration founded in liquid enzymatic hydrolysate (LEH). At the optimum pretreatment conditions, the highest glucose concentration of approximately 32 g/L in LEH was observed.

Department : Chemical Technology Student's Signature

Field of Study : Fuel Technology Advisor's Signature

Academic Year : 2011 Co-Advisor's Signature.....

กิตติกรรมประกาศ

ขอขอบพระคุณ รองศาสตราจารย์ ดร. สมเกียรติ งามประเสริฐสุทธิ อาจารย์ที่ปรึกษา
วิทยานิพนธ์ ที่กรุณาให้คำปรึกษา คอยดูแลและคอยให้คำแนะนำที่มีประโยชน์กับงานวิจัย

ขอขอบพระคุณ ดร. วรกันต์ นูรพาทนะ อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ร่วม ที่กรุณาให้
คำปรึกษา คอยดูแลและคอยให้คำแนะนำที่มีประโยชน์กับงานวิจัย

ขอขอบคุณ ภาควิชาเคมีเทคนิค คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ที่สนับสนุน
เงินทุนอุดหนุนงานวิจัย

ขอขอบคุณ รองศาสตราจารย์ ดร. ธราพงษ์ วิทิตสานต์ ประธานกรรมการสอบ
วิทยานิพนธ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ประพันธ์ คูชลธारा และ ดร.สุชาดา นุตวนาค กรรมการสอบ
วิทยานิพนธ์

ขอขอบพระคุณอาจารย์และเจ้าหน้าที่ทุกท่านในภาควิชาเคมีเทคนิคที่ให้ความดูแลและ
คอยช่วยเหลือและอำนวยความสะดวกเป็นอย่างดีทั้งด้านงานวิจัยและการเรียน

ขอขอบพระคุณ สถาบันวิจัยและเทคโนโลยี บริษัท ปตท. จำกัด (มหาชน) ที่สนับสนุน
เอนไซม์เซลลูเลสในงานวิจัยนี้

ขอขอบคุณ ดร. เรืองวิทย์ สว่างแก้ว ที่คอยดูแลและให้คำแนะนำที่มีประโยชน์กับงานวิจัย
พร้อมทั้งคอยให้ความช่วยเหลือเสมอ

ขอขอบคุณพี่ๆ เพื่อนๆ น้องๆ ในภาควิชาเคมีเทคนิคทุกคน ที่คอยให้ความช่วยเหลือ และ
เป็นกำลังใจอยู่เสมอ

สุดท้ายขอขอบพระคุณบิดา -มารดาและทุกคนในครอบครัวที่คอยเป็นกำลังใจ คอยมอบ
ความรักความเป็นห่วงเป็นใย ให้คำปรึกษาในทุกๆด้าน และสนับสนุนข้าพเจ้าด้วยดีเสมอมาจน
ข้าพเจ้าสำเร็จการศึกษา

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	จ
กิตติกรรมประกาศ.....	ฉ
สารบัญ.....	ช
สารบัญตาราง.....	ญ
สารบัญภาพ.....	ฬ
บทที่	
1 บทนำ.....	1
1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของปัญหา.....	1
1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย.....	2
1.3 ขอบเขตงานวิจัย.....	2
1.4 ขั้นตอนของดำเนินงานวิจัย.....	3
1.5 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	3
2 ทฤษฎีและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	4
2.1 มันทำปะหลัง.....	4
2.1.1 ลักษณะทางพฤกษศาสตร์ของมันทำปะหลัง.....	4
2.2 ภาพรวมของชีวมวลประเภทลิกโนเซลลูโลสิก.....	6
2.2.1 เซลลูโลส.....	7
2.2.2 เฮมิเซลลูโลส.....	9
2.2.3 ลิกนิน.....	10
2.3 การปรับสภาพเบื้องต้น.....	12
2.3.1 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางกายภาพ.....	14
2.3.2 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางความร้อน.....	14

2.3.2.1	กรรมวิธีนำรื้อนอัดความดัน.....	15
2.3.3.	การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางเคมี.....	15
2.3.3.1	การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกรด.....	15
2.3.3.2	การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยเบส.....	16
2.4	เอนไซม์ เซลลูเลส.....	17
2.5	งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	18
3	เครื่องมือและระเบียบการวิจัย.....	20
3.1	เครื่องมือ สารเคมี และอุปกรณ์การทดลอง.....	20
3.1.1	เครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง.....	20
3.1.2	เครื่องบดชีวมวลชนิดหยาบ.....	21
3.1.3	เตาอบ.....	21
3.1.4	เครื่องทำน้ำกลั่นเกรด HPLC.....	22
3.1.5	อ่างน้ำร้อนแบบเขย่า.....	22
3.1.6	เอนไซม์เซลลูเลส.....	23
3.1.7	ซีเตรตบัฟเฟอร์.....	23
3.2	เครื่องมือวิเคราะห์.....	23
3.2.1	เครื่องโครมาโทกราฟของเหลวประสิทธิภาพสูง (HPLC).....	23
3.3	วิธีการทดลอง.....	24
3.4	วิธีวิเคราะห์ตัวอย่าง.....	25
3.4.1	การวิเคราะห์ตัวอย่างของเหลวด้วยเครื่อง HPLC เพื่อหาปริมาณ กลูโคส.....	25
3.4.2	การวิเคราะห์ตัวอย่างของเหลวด้วยเครื่อง HPLC เพื่อหาปริมาณ เฟอร์ฟูรอล.....	26
3.5	การปรับค่าอัตราการให้ความร้อนกับเครื่องปฏิกรณ์.....	29
4	ผลการทดลองและวิจารณ์ผลการทดลอง.....	30
4.1	ผลการวิเคราะห์ร้อยละเซลลูโลส เฮมิเซลลูโลส ลิกนินและเถ้าใน เศษซากมันสำปะหลัง.....	30

4.2	ผลของการปรับสภาพเบื้องต้นต่อการเปลี่ยนแปลงของน้ำหนักของเศษซาก มันสำปะหลัง.....	31
4.3	ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบของเศษซากมันสำปะหลังก่อนและหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น.....	33
4.4	ผลการทดลองการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลังต่อความเข้มข้น ของกลูโคสในสารละลายผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการย่อยเศษซากมันสำปะหลัง ด้วยเอนไซม์เซลลูเลส.....	34
4.5	ผลการปรับอุณหภูมิ ความดันและอัตราส่วนของแข็งต่อน้ำที่ใช้ ปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลัง.....	35
4.6	การหาภาวะที่เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลัง และผลการทดลองเชิงลึก.....	36
4.6.1	ผลของความดันในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลัง..	41
4.6.2	ผลของอัตราส่วนของแข็งต่อน้ำที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้น เศษซากมันสำปะหลัง.....	42
4.6.3	ผลของเวลาที่ใช้ในกระบวนการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซาก มันสำปะหลังต่อความเข้มข้นของกลูโคสที่สามารถผลิตได้.....	43
5	สรุปผลการวิจัยและข้อเสนอแนะ.....	46
5.1	สรุปผลการทดลอง.....	46
5.2	ข้อเสนอแนะ.....	47
	รายการอ้างอิง.....	48
	ภาคผนวก.....	51
	ภาคผนวก ก วิธีวิเคราะห์.....	52
	ภาคผนวก ข เส้นกราฟมาตรฐาน และ ตัวอย่างโครมาโทแกรม HPLC.....	57
	ภาคผนวก ค ข้อมูลดิบที่ได้จากการทดลอง.....	63
	ภาคผนวก ง น้ำหนักเศษซากมันสำปะหลังก่อนและหลังการปรับสภาพเบื้องต้น.....	69
	ประวัติผู้เขียนวิทยานิพนธ์.....	79

สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
2.1 ปริมาณผลผลิตทางการเกษตร.....	6
2.2 องค์ประกอบของวัสดุเหลือทิ้งการเกษตร.....	7
4.1 องค์ประกอบของ เศษราวมันสำปะหลังก่อนการปรับสภาพเบื้องต้น.....	30
4.2 ปริมาณร้อยละผลได้ของแข็งที่ได้หลังจากการปรับสภาพเบื้องต้นเศษราวมัน สำปะหลัง.....	31
4.3 ตารางแสดงองค์ประกอบของเศษราวมันสำปะหลังก่อนและหลังการปรับสภาพ เบื้องต้นโดยใช้เศษราวมันสำปะหลังปริมาณ 50 กรัมและปรับสภาพเบื้องต้นที่ ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ 1 : 10.....	33
4.4 ผลการทดลองการปรับสภาพเบื้องต้นเศษราวมันสำปะหลังที่อุณหภูมิ 150-180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ 1 ต่อ 10 และความดันเริ่มต้น 15 บาร์.....	34
4.5 ผลการทดลองในการเพิ่มค่าอุณหภูมิความดันที่อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1:10.....	35
4.6 ผลการทดลองเพิ่มอุณหภูมิ ความดันและอัตราส่วนของแข็งต่อน้ำที่ใช้ปรับ สภาพเบื้องต้นเศษราวมันสำปะหลัง.....	36
4.7 คุณสมบัติของกระบวนการผลิตกลูโคสที่ใช้อุณหภูมิต่างในการปรับสภาพเบื้องต้น...	39
4.8 ปริมาณน้ำตาลในสารละลายหลังจากการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ.....	40
4.9 ปริมาณ เฟอร์ฟูรอล และ 5-HMF ในตัวอย่างของเหลวที่ได้จากการปรับสภาพ เบื้องต้น.....	40
ค.1 องค์ประกอบของ เศษราวมันสำปะหลังก่อนการปรับสภาพเบื้องต้น.....	64
ค.2 องค์ประกอบของเศษราวมันสำปะหลังที่ปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ.....	64
ค.3 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ.....	65
ค.4 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยการใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ.....	65
ค.5 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นภายใต้ความดันต่างๆ.....	66

ตารางที่	หน้า
ค.6 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยการใช้เศษราวมันสำปะหลัง ที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นภายใต้ความดันต่างๆ.....	66
ค.7 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำต่างๆ.....	67
ค.8 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำต่างๆ.....	67
ค.9 ความเข้มข้นของกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการ ปรับสภาพเบื้องต้นที่ช่วงเวลาต่างๆ.....	68
ค.10 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษราวมันสำปะหลังที่ผ่าน การปรับสภาพเบื้องต้นที่ช่วงเวลาต่างๆ.....	68
ง.1 น้ำหนักของเศษราวมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 150 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำ ปฏิกริยา 10 นาที.....	70
ง.2 น้ำหนักของเศษราวมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 160 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกริยา 10 นาที.....	70
ง.3 น้ำหนักของเศษราวมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 170 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำ ปฏิกริยา 10 นาที.....	71
ง.4 น้ำหนักของเศษราวมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำ ปฏิกริยา 10 นาที.....	71
ง.5 น้ำหนักของเศษราวมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 190 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำ ปฏิกริยา 10 นาที.....	72

ตารางที่	หน้า	
ง.6	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:5 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	72
ง.7	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:7.5 ความดัน เริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	73
ง.8	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:12.5 ความดัน เริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	73
ง.9	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:20 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	74
ง.10	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 5 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	74
ง.11	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 7.5 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	75
ง.12	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 12.5 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	75
ง.13	น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 20 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที.....	76

ตารางที่	หน้า
ง.14	76
ง.15	77
ง.16	77
ง.17	78

สารบัญภาพ

ภาพที่	หน้า
2.1 ลักษณะของมันเป็นสำปะหลัง.....	5
2.2 เศษรากมันสำปะหลังที่เหลือทิ้งในพื้นที่การเกษตร.....	6
2.3 โครงสร้างการจัดเรียงตัวของเซลลูโลส.....	8
2.4 น้ำตาลโมเลกุลเดี่ยวที่พบในเฮมิเซลลูโลส	9
2.5 โครงสร้างของลิกนิน.....	11
2.6 ผลของการปรับสภาพเบื้องต้นต่อการเข้าถึงของเอนไซม์.....	13
2.7 โครงสร้างของ Furfural และ 5-HMF	14
2.8 ปฏิกิริยา Saponification ของไตรกลีเซอไรด์และโซเดียมไฮดรอกไซด์	16
3.1 แผนภาพเครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง	20
3.2 เตาอบ.....	21
3.3 เครื่องทำน้ำกลั่น.....	22
3.4 อ่างน้ำร้อนแบบเขย่า.....	22
3.5 ตัวอย่างกราฟมาตรฐานของน้ำตาลกลูโคสในโปรแกรมของเครื่อง HPLC.....	25
3.6 ตัวอย่างโครมาโทแกรมที่แสดงใน Refractive index detector ของสารตัวอย่างในโปรแกรมของเครื่อง HPLC.....	26
3.7 ตัวอย่างกราฟมาตรฐานของเฟอฟูรอลโปรแกรมของเครื่อง HPLC	27
3.8 ตัวอย่างโครมาโทแกรมที่แสดงใน UV detector ของสารตัวอย่างในโปรแกรมของเครื่อง HPLC.....	28
3.9 ขั้นตอนโดยรวมของการผลิตสารละลายกลูโคสจากเศษรากมันสำปะหลัง.....	28
3.10 กราฟแสดงค่าคุณสมบัติของเครื่องปฏิกรณ์ ณ คุณสมบัติต่างๆ (ทำการทดลองที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส).....	29
4.1 ผลของอุณหภูมิต่อร้อยละโดยน้ำหนักของแข็งแห้งที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้น เศษรากมันสำปะหลังด้วยกรรมวิธีน้ำร้อนอัดความดันแล้ว	32

ภาพที่	หน้า
4.2 ผลของอุณหภูมิต่อน้ำหนักกลูโคสที่ผลิตได้ต่อน้ำหนักเศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้ว.....	37
4.3 ผลของอุณหภูมิต่อความเข้มข้นของน้ำหนักกลูโคสที่ตรวจพบในสารละลายที่ได้จากกรรมวิธีการย่อยเศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วด้วยเอนไซม์เซลลูเลส โดยทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1 : 10.....	37
4.4 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่ผลิตได้จากเศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ คิดเทียบกับปริมาณเซลลูโลสที่อยู่ในเศษราวมันสำปะหลังก่อนทำการปรับสภาพเบื้องต้น โดยทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1 : 10.....	38
4.5 ผลของความดันต่อปริมาณความเข้มข้นของกลูโคสในของเหลวที่ได้จากการย่อยสลายเศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้ว ด้วยเอนไซม์เซลลูเลส โดยทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1 : 10.....	41
4.6 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้จากเศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นภายใต้ความดันต่างๆ.....	42
4.7 ผลของสัดส่วนเศษราวมันสำปะหลังต่อน้ำที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษราวมันสำปะหลังที่มีต่อร้อยละผลได้กลูโคส.....	43
4.8 ผลของเวลาในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษราวมันสำปะหลังต่อปริมาณความเข้มข้นน้ำตาลกลูโคสที่ผลิตได้.....	44
4.9 ผลของเวลาที่ใช้ในการปรับสภาพต่อร้อยละผลได้ของกลูโคสที่สามารถผลิตได้..	45
ข.1 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาน้ำตาลกลูโคสด้วยเครื่อง HPLC.....	58
ข.2 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาน้ำตาลฟรุกโตสด้วยเครื่อง HPLC.....	59
ข.3 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาน้ำตาลไซโลสด้วยเครื่อง HPLC.....	60
ข.4 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาเพอร์ฟูรอลด้วยเครื่อง HPLC.....	61

ภาพที่

หน้า

ข.5	กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหา 5-HMF ด้วยเครื่อง HPLC.....	62
-----	---	----

บทที่ 1

บทนำ

1.1 ความเป็นมาและความสำคัญของปัญหา

ปัจจุบันปริมาณการใช้พลังงานที่สูงขึ้นและการพึ่งพาการใช้พลังงานฟอสซิลมีบทบาทสำคัญและส่งผลกระทบต่อในทุกๆด้าน ดังนั้นการพัฒนาและค้นหาพลังงานทางเลือกเพื่อทดแทนและลดการใช้พลังงานจากเชื้อเพลิงฟอสซิล จึงเป็นสิ่งสำคัญอย่างยิ่งซึ่งหนึ่งในทางเลือกที่มีความน่าสนใจและมีศักยภาพคือการผลิตไบโอเอทานอลจากลิกโนเซลลูโลส ซึ่งเป็นชีวมวลที่ได้จากของเหลือทิ้งจากการเกษตร โดยประเทศไทยมีชีวมวลเหลือทิ้งเป็นปริมาณที่สูงมากต่อปี ยกตัวอย่างเช่น เปลือกผลไม้จากโรงงานผลไม้กระป๋อง ชังข้าวโพด ฟางข้าว ฯลฯ แต่การผลิตไบโอเอทานอลจาก ลิกโนเซลลูโลส มีอุปสรรคสำคัญ โดยจำเป็นต้องมีการนำชีวมวลดังกล่าวมาผ่านกรรมวิธีการปรับสภาพเบื้องต้นเพื่อกำจัดลิกนิน ซึ่งเป็นสารที่อยู่ในโครงสร้างของชีวมวลออกก่อนเพื่อให้สามารถเข้าถึงเซลลูโลส ซึ่งเป็นสารตั้งต้น ที่สามารถย่อยสลายเป็นน้ำตาลสำหรับการผลิตไบโอเอทานอล หากไม่ทำการปรับสภาพเบื้องต้นแล้ว โครงสร้างลิกนินจะปิดกั้นเซลลูโลส ทำให้เอนไซม์ไม่สามารถเข้าถึงได้ นักวิทยาศาสตร์จึงได้หาวิธีในการกำจัดโครงสร้างลิกนินและพบว่าการปรับสภาพเบื้องต้นของวัตถุดิบหลายวิธีซึ่งใช้กรดและสารเคมีอื่นๆ ทำให้เกิดผลเสียต่อสภาพแวดล้อมจึงมีการหาวิธี การสำหรับการปรับสภาพในรูปแบบใหม่ขึ้น โดยหนึ่งในวิธีที่เป็นที่สนใจคือการใช้ความร้อนอัดความดัน ซึ่งเป็นวิธีการที่ไม่เป็นพิษต่อสิ่งแวดล้อม สามารถส่งผลทำให้เกิดการเปลี่ยนแปลงสมบัติทางกายภาพของชีวมวล และทำลายโครงสร้างของลิกนินที่อยู่ภายในชีวมวลได้ โดยมีรายงานการทดลองกับชีวมวลบางชนิดแล้วเช่น ฟางข้าว ชังข้าวโพด ชานอ้อย และอื่นๆ ซึ่งจากการศึกษา งานวิจัยที่เกี่ยวข้องได้แสดงถึงความเป็นไปได้ของกรรมวิธีการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยน้ำร้อนอัดความดัน นอกจากนี้การที่เศษซากมันสำปะหลังมีปริมาณเฮมิเซลลูโลสอยู่เป็นปริมาณน้อยทำให้เป็นผลดีต่อกระบวนการผลิตเอทานอล เนื่องจากน้ำตาลที่ได้จากการแตกตัวของเฮมิเซลลูโลสนั้นเป็นน้ำตาลเพนโทส ไม่เหมาะสมกับการนำไปหมัก เนื่องจากต้องใช้ ยีสต์สายพันธุ์เฉพาะเพิ่มเติมจากยีสต์ที่ใช้สำหรับน้ำตาลกลูโคส ที่ได้จากการย่อยเซลลูโลส [1,2] และเมื่อพิจารณา จาก

องค์ประกอบของเศษซากมันสำปะหลังแล้วพบว่า เมื่อทำการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วจะทำให้เกิดการสูญเสียวัตถุดิบ น้อยกว่าชีวมวลชนิดอื่น 2-3 เท่า นอกจากนี้ การเพาะปลูกมันสำปะหลังในประเทศไทยมีพื้นที่เพาะปลูกในภาคตะวันออกเฉียงเหนือเป็นส่วนใหญ่ซึ่งอยู่ใกล้กับโรงงาน ผลิตเอทานอลเดิมทำให้มีความเป็นไปได้ในการพัฒนางานวิจัยต่อเนื่องเพื่อเพิ่มขีดความสามารถในการผลิตเอทานอลโดยการต่อเติมหน่วยปฏิบัติงานเข้าไปในโรงงานเดิมทำให้เป็นการประหยัดต้นทุนในการก่อสร้างและเพิ่มทางเลือกในการใช้วัตถุดิบในการผลิต งานวิจัยนี้ทำการศึกษาตัวแปรต่างๆที่มีอิทธิพลต่อการปรับสภาพเบื้องต้นของเศษซากมันสำปะหลังด้วยกรรมวิธีน้ำร้อนอัดความดันในเครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์ และหาภาวะที่เหมาะสมของการปรับสภาพเบื้องต้น

1.2 วัตถุประสงค์ของงานวิจัย

ศึกษาภาวะที่เหมาะสมสำหรับการปรับสภาพเบื้องต้นของเศษซากมันสำปะหลังในน้ำร้อนอัดความดันในเครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์

1.3 ขอบเขตของงานวิจัย

ศึกษาการปรับสภาพเบื้องต้นของเศษซากมันสำปะหลังในน้ำร้อนอัดความดันโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์ โดยมีตัวแปรที่ศึกษา คือ อุณหภูมิ อัตราส่วนวัตถุดิบต่อปริมาณน้ำในเครื่องปฏิกรณ์ และวิเคราะห์ของแข็งที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้น โดยดูผลจากปริมาณเซลลูโลสที่สามารถย่อยกลายเป็นน้ำตาลได้

1.4 วิธีดำเนินการวิจัย

1. ศึกษาข้อมูล และงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง
2. เตรียมอุปกรณ์ วัสดุดิบ และศึกษาการทำงานของเครื่องปฏิกรณ์แบบ Parr
3. วิเคราะห์องค์ประกอบของเศษซากมันสำปะหลังด้วยวิธีทางเคมีโดยการใส่สารเคมี และเอนไซม์ เพื่อหาองค์ประกอบของปริมาณ เซลลูโลส เฮมิเซลลูโลส ลิกนิน ปริมาณ น้ำตาลและคาร์โบไฮเดรต
4. หาภาวะที่เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นของเศษซากมันสำปะหลังในน้ำร้อนอัด ความดัน โดยตัวแปรที่ศึกษา คือ อุณหภูมิ (150– 200 องศาเซลเซียส) อัตราส่วน วัสดุดิบและปริมาณน้ำในเครื่องปฏิกรณ์
5. ย่อยเซลลูโลส ในผลิตภัณฑ์ที่ได้จากข้อ 4 ด้วยเอนไซม์เซลลูเลส
6. วิเคราะห์ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากข้อ 5 ด้วยเครื่อง HPLC (High Performance Liquid Chromatography) เพื่อหาปริมาณน้ำตาลกลูโคสในผลิตภัณฑ์
7. วิเคราะห์ สรุปผล และเขียนวิทยานิพนธ์

1.5 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

ได้ภาวะที่เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นของเศษซากมันสำปะหลังด้วยน้ำร้อนอัด ความดันและปริมาณน้ำตาลสูงสุดเมื่อย่อยผลิตภัณฑ์ด้วยเซลลูเลส

บทที่ 2

ทฤษฎี และ งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

2.1 มันสำปะหลัง

มันสำปะหลังเป็นพืชในตระกูล Euphorbiaceae มีชื่อทางวิทยาศาสตร์ว่า Manihot esculentacrantz ชื่อท้องถิ่นคือ yuca, mogo หรือ manioc มีถิ่นกำเนิดเดิมอยู่ทางทวีป อเมริกาใต้ มีชื่อทางการค้าว่า cassava หรือ tapioca ต่อมาได้มีการส่งออกและเพาะปลูกในส่วนต่างๆทั่วโลกโดยนับเป็นแหล่งคาร์โบไฮเดรตสำคัญ โดยสำหรับประเทศไทยได้มีการนำมันสำปะหลัง มาปลูกเป็นครั้งแรกเพื่อใช้ทำแป้งมันสำปะหลัง โดยได้ขยายพื้นที่ปลูกมายังภาคตะวันออกเฉียงใต้ แก่ ชลบุรี ระยอง และจังหวัดใกล้เคียง เนื่องจากมีสภาพดิน ฟ้า อากาศ และสภาพแวดล้อมที่เหมาะสมต่อการปลูก จึงได้มีการขยายพื้นที่ปลูกอย่างรวดเร็วไปสู่ภูมิภาคอื่นๆเช่นภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ภาคใต้ เป็นต้น

2.1.1 ลักษณะทางพฤกษศาสตร์ของมันสำปะหลัง

มันสำปะหลังเป็นไม้พุ่มขนาดเล็กประกอบด้วยลำต้น ที่มีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางประมาณ 2-6 เซนติเมตร ใบของต้นจะมีสีเขียวเข้มมีลักษณะเป็นแฉกๆ รากของลำต้นจะเป็นโครงสร้างแบบ fibrous root system รากเหล่านี้เป็นแหล่งสะสมอาหารมีขนาดใหญ่โดยมักจะเรียกว่า หัวมันสำปะหลัง ซึ่งจะมีประมาณ 5-15 หัว มีขนาดตามสายพันธุ์ต่างๆ ดังแสดงในภาพที่ 2.1 โดยมีแป้งเป็นส่วนประกอบที่สำคัญ [2]



ภาพที่ 2.1 ลักษณะของมันสำปะหลัง

โดยเศษรากของมันสำปะหลังที่ได้หลังการเก็บเกี่ยวเป็นส่วนที่อยู่ต่ำกว่าลำต้นมันสำปะหลัง โดยจะรวมถึงส่วนโคน และ รากที่ไม่มีการสะสมแป้งซึ่งจะไม่ถูกเก็บเกี่ยว ของลำต้นมันสำปะหลังอีกประมาณ 30 เซนติเมตร[2] ดังแสดงในภาพที่ 2.2 เศษรากมันสำปะหลัง ไม่สามารถนำมาใช้เป็นอาหารได้ จึงต้องหั่นหรือสับให้ เป็นชิ้นเล็กแล้วตากแดดให้แห้ง นำไปใช้เป็นเชื้อเพลิง แต่เนื่องจากในประเทศไทยมี เศษรากมันสำปะหลังในปริมาณมาก นำไปใช้เป็นเชื้อเพลิงแค่เพียงบางส่วนเท่านั้น และ มีการผลิตมันสำปะหลัง เป็นปริมาณสูงเป็นอันดับหนึ่งในประเทศ ดังแสดงในตารางที่ 2.1 โดยปริมาณการผลิตชีวมวลเศษรากมันสำปะหลังคิดเป็น ร้อยละ 10 จากปริมาณผลผลิต[3] งานวิจัยนี้จึงสนใจนำเศษรากมันสำปะหลังมาใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตเอทานอล เพื่อเป็นการพัฒนาผลิตภัณฑ์ทางการเกษตรให้มีมูลค่ามากขึ้น และเพื่อเป็นการเพิ่มความคุ้มค่าของการใช้วัสดุลิกโนเซลลูโลสสำหรับการผลิตไบโอเอทานอล เพื่อความยั่งยืนในด้านพลังงานและการรักษาสิ่งแวดล้อมต่อไป



ภาพที่ 2.2 เศษรากมันสำปะหลังที่เหลือทิ้งในพื้นที่การเกษตร

ตารางที่ 2.1 ปริมาณผลผลิตทางการเกษตร[4]

	ปริมาณการผลิต (ล้านบาท)		
	ปี 2553	ปี 2554	ปี 2555*
ข้าว	25.4	20.36	24.71
ข้าวโพด	4.81	4.78	4.81
ถั่วเหลือง	0.15	0.15	0.15
ถั่วเขียว	0.10	0.10	0.10
ถั่วลิสง	0.05	0.05	0.05
มันสำปะหลัง	21.91	24.87	25.26
สับปะรดโรงงาน	1.96	2.59	2.52
ปาล์มน้ำมัน	8.22	10.77	11.62
ยางพารา	3.05	3.35	3.62

*ข้อมูลประมาณการจากกระทรวงเกษตรและสหกรณ์วันที่ 1 มีนาคม 2555

2.2 ภาพรวมของชีวมวลประเภทลิกโนเซลลูโลสิก

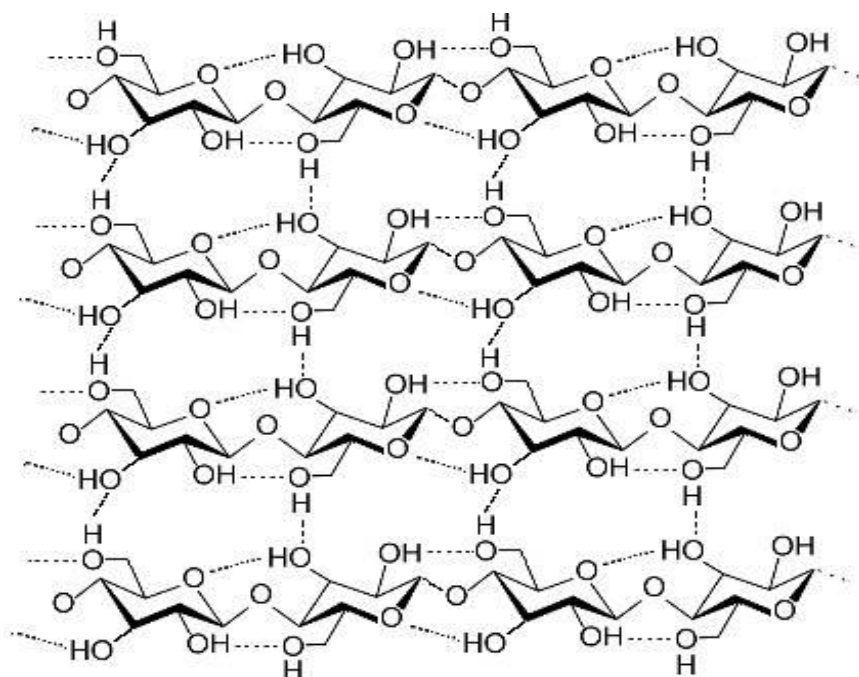
ชีวมวลประเภทลิกโนเซลลูโลสิกมีองค์ประกอบหลักโดยทั่วไป คือ เซลลูโลส (Cellulose) เฮมิเซลลูโลส (Hemicellulose) และลิกนิน (Lignin) ซึ่งองค์ประกอบแต่ละชนิดมีปริมาณแตกต่างกันตามสายพันธุ์ของต้นกำเนิดของวัสดุชีวมวล ดังแสดงในตารางที่ 2.2 โดยองค์ประกอบต่างๆมีโครงสร้างทางเคมีที่ต่างกันสามารถอธิบายได้ดังต่อไปนี้

ตารางที่ 2.2 องค์ประกอบของวัสดุเหลือทิ้งทางการเกษตร[1]

ชีวมวล	เซลลูโลส (%)	เฮมิเซลลูโลส (%)	ลิกนิน (%)
ฟางข้าว	33-40	20-25	15-20
เปลือกถั่ว	25-30	25-30	30-40
หญ้า	25-40	35-50	10-30
ใบไม้	15-20	80-85	0
ขี้ข้าวโพด	45.00	35.00	15.00

2.2.1. เซลลูโลส [2, 5- 8]

เซลลูโลส เป็นพอลิเมอร์ธรรมชาติ ไม่ละลายน้ำ พบมากในผนังเซลล์พืชทุกส่วนที่เป็นเนื้อไม้ รวมไปถึงเส้นใยด้วย เช่น เส้นใยฝ้าย เป็นต้น โครงสร้างทางเคมีของเซลลูโลสนั้นจะมีส่วนเหมือนกับ คาร์โบไฮเดรต และ ไกลโคเจน คือเป็นสายตรง ไม่มีกิ่ง และเป็น ไฮโมโพลีแซคคาไรด์ โดยประกอบขึ้นมาจาก การต่อกันของ โมเลกุลของน้ำตาลกลูโคส จำนวน 10,000 ถึง 15,000 หน่วย แต่ในเซลลูโลสนั้นมีส่วนที่แตกต่างอย่างมากคือกลูโคสที่ต่อกันเป็นสายไซในโครงสร้างของเซลลูโลสนั้นจัดเรียงตัวในรูปแบบเบตา-กลูโคส ระหว่างที่ คาร์โบไฮเดรต และ ไกลโคเจน การเรียงตัวของกลูโคส จะอยู่ในรูปแบบ อัลฟา-กลูโคส โดยกลูโคสที่ประกอบเป็นเซลลูโลสนั้นจะยึดกันด้วยพันธะ เบตา 1-4 ไกลโคสิติก ซึ่งความแตกต่างนี้ทำให้ เซลลูโลสมีความแตกต่างอย่างมากกับสายโพลีแซคคาไรด์ชนิดอื่น ทั้งในรูปแบบของโครงสร้าง รวมไปถึงลักษณะและคุณสมบัติทางกายภาพ นอกจากนี้เมื่อ พิจารณา จากโครงสร้างทางเคมีของเซลลูโลสแล้วจะพบว่ามีโครงสร้างพันธะไฮโดรเจนขึ้นเนื่องจากการที่เซลลูโลสมีหมู่ฟังก์ชันของหมู่ไฮดรอกซิลอยู่เป็นจำนวนมาก โดยเซลลูโลสนั้นมีสูตรทางเคมีอย่างง่าย คือ $(C_6H_{10}O_5)_n$



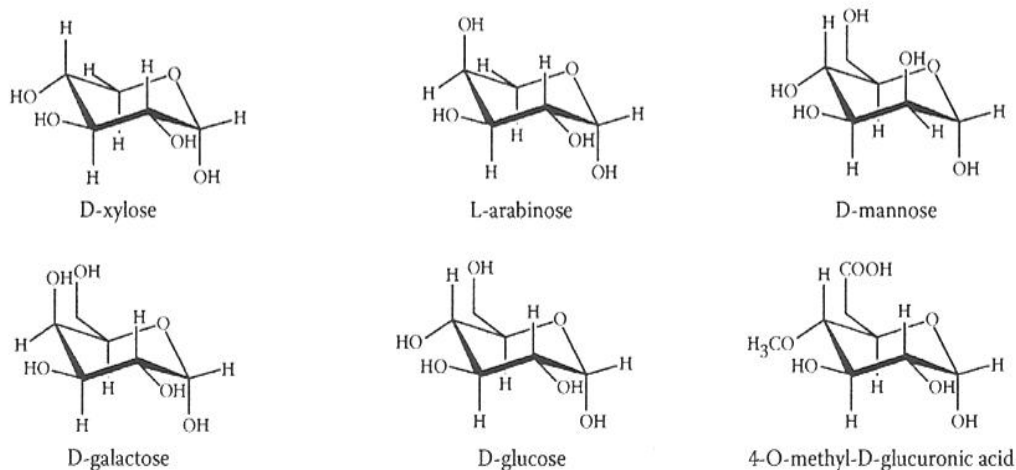
ภาพที่ 2.3 โครงสร้างการจัดเรียงตัวของเซลลูโลส[9]

โดยสายพอลิเมอร์ของ เซลลูโลส สามารถมองได้ในรูปแบบของสายวงแหวนไพราโนส เชื่อมต่อกันด้วย พันธะไกลโคซิดิก โดยพันธะระหว่าง คาร์บอนอะตอมและออกซิเจนอะตอม สามารถหมุนได้อย่างอิสระ โดยองศาของพันธะของคาร์บอน และออกซิเจนจะส่งผลถึงค่า tensile strength ของเซลลูโลส และจะมีความแข็งแรงที่สุดเมื่อเรียงตัวเป็นเส้นตรงโดยมุมของการหมุนอยู่ที่ 180 องศา เมื่อเทียบกับโมเลกุลใกล้เคียง และเนื่องจากค่า tensile strength ของ เซลลูโลสนั้น แสดงได้ถึงความแข็งแรงของเส้นใยทำให้มีการนำไปใช้ประโยชน์กันอย่างมากเป็นเวลานาน เช่น การทำกระดาษ การทอผ้าจากเส้นใยฝ้าย เป็นต้น

เมื่อทำการเปรียบเทียบระหว่างพอลิเมอร์ที่สร้างจากพันธะอัลฟา 1-4 ไกลโคสิติก เช่น แป้ง หรือ ไกลโคเจน กับ พันธะ เบตา 1-4 ไกลโคสิติก เช่น เซลลูโลส แล้ว จะพบว่า พอลิเมอร์ที่สร้างจาก โครงสร้างที่มีพันธะ อัลฟา 1-4 ไกลโคสิติก จะสามารถถูกย่อยสลายโดยกรรมวิธีไฮโดรไลซิสโดยใช้ เอนไซม์อะไมเลสได้ โดยระหว่างที่เอนไซม์ที่สามารถย่อยสลายพันธะเบตา 1-4 ไกลโคสิติก ได้นั้น กลับพบจากสิ่งมีชีวิตจำพวกราและแบคทีเรียบางชนิดซึ่งผลิตเอนไซม์เซลลูเลส โดยเมื่อผ่านการ ย่อยสลายด้วยเอนไซม์ดังกล่าวแล้วจะได้ผลผลิตเป็นน้ำตาลกลูโคส

2.2.2 เฮมิเซลลูโลส (Hemicellulose)[1,10]

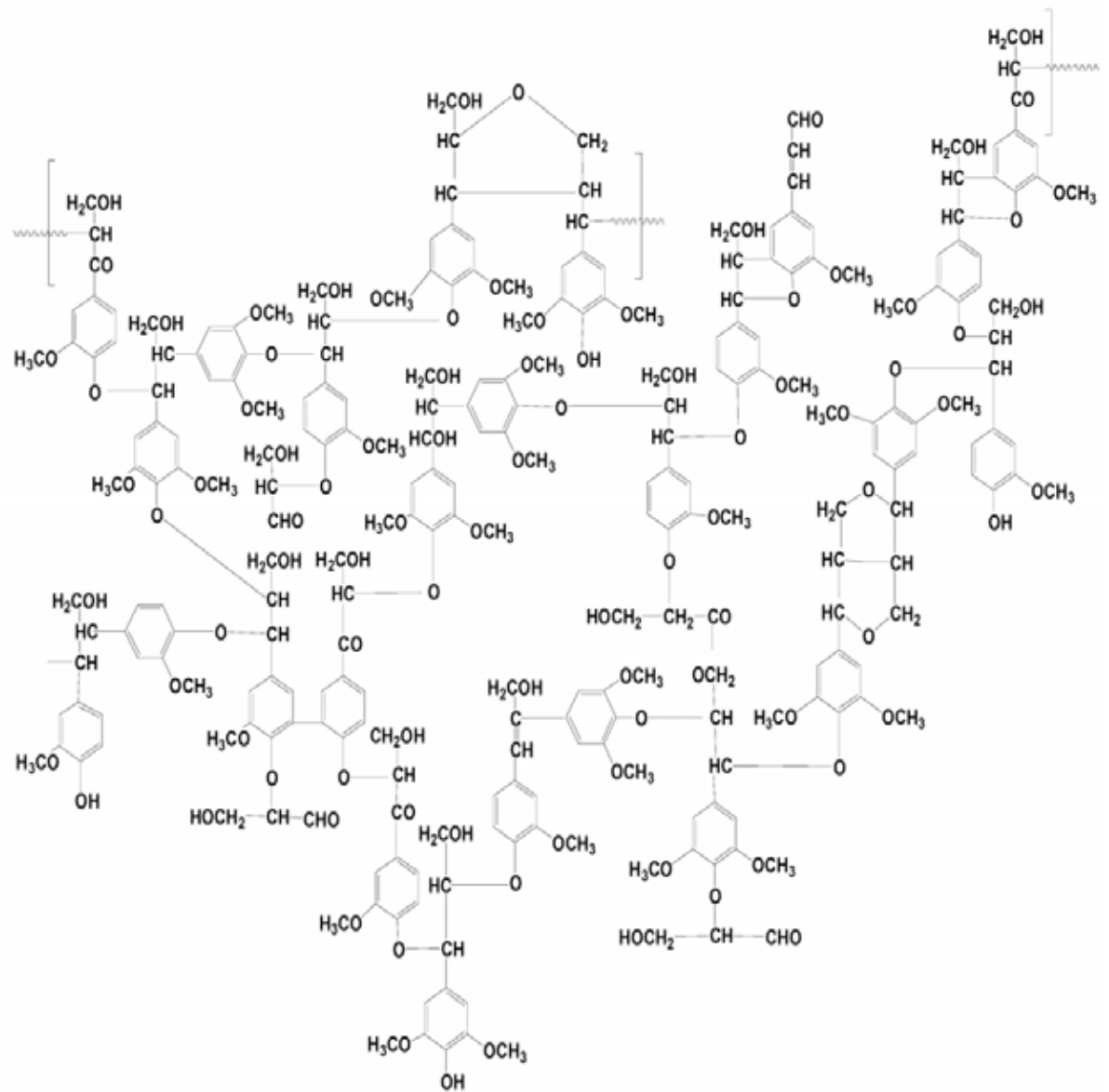
เฮมิเซลลูโลส มีสูตรทั่วไปคือ $[C_5H_8O_4]_n$ เป็นพอลิเมอร์ ประกอบไปด้วยน้ำตาลหลายชนิด ซึ่งส่วนมากเป็นน้ำตาลประเภท ดี-ไซแลน ที่ประกอบด้วยน้ำตาล ไซโลส หลายๆโมเลกุลต่อกันด้วย พันธะ เบตา 1-4 ไกลโคสิติก ประมาณ 50,000 โมเลกุล พบมากในพืช สามารถถูกย่อยด้วยกรด เจือจางได้ โดยสายโครงสร้างของเฮมิเซลลูโลส ส่วนใหญ่จะประกอบไปด้วยสาย พอลิแซคคาไรด์ หลายชนิด ยกตัวอย่างเช่น เพนโตแซน เฮกไซแซน และ โพลียูไรนด์ เพนโตแซน



ภาพที่ 2.4 น้ำตาลโมเลกุลเดี่ยวที่พบในเฮมิเซลลูโลส [11]

2.2.3 ลิกนิน (lignin) [1, 5, 7]

ลิกนิน พบได้ในส่วนผนังเซลล์ และ middle lamella มีสูตรทั่วไปคือ $[C_{10}H_{12}O_4]_n$ โดยโมเลกุลของลิกนินจะแทรกอยู่ระหว่างช่องว่างของ เซลลูโลสไฟบริล (cellulose fibrils) และเฮมิเซลลูโลส โดยลิกนิน เป็นสารประกอบอะโรมาติก ถูกสังเคราะห์ ขึ้นตามธรรมชาติด้วยกระบวนการ ลิกนิฟิเคชัน (lignifications) จัดเป็นพอลิเมอร์ที่มีโครงสร้างไม่แน่นอนเนื่องจากมีหน่วยฟีนิล โพรเพนเรียงต่อกันแบบสุ่ม ประกอบด้วยมอนอเมอร์ของ *p*-Coumaryl alcohol, Sinapyl alcohol และ Coniferyl alcohol โดยอัตราส่วนของมอนอเมอร์ทั้งสามจะขึ้นกับชนิดของชีวมวลโมเลกุลเฉลี่ยของลิกนินจะมีค่ามากกว่า 10,000 มีคุณสมบัติทางกายภาพคือ ไม่ละลายน้ำ มีความแข็งแรง แต่สามารถละลายได้ใน กรดบางชนิด โดยลิกนินจะทำหน้าที่เป็นกำแพงป้องกันโครงสร้างของเซลลูโลส ทำให้เป็นการยากที่เอนไซม์จะเข้าถึงเพื่อทำการย่อยสลายโดยโครงสร้างพื้นฐานของลิกนินแสดงดังภาพที่ 2.5

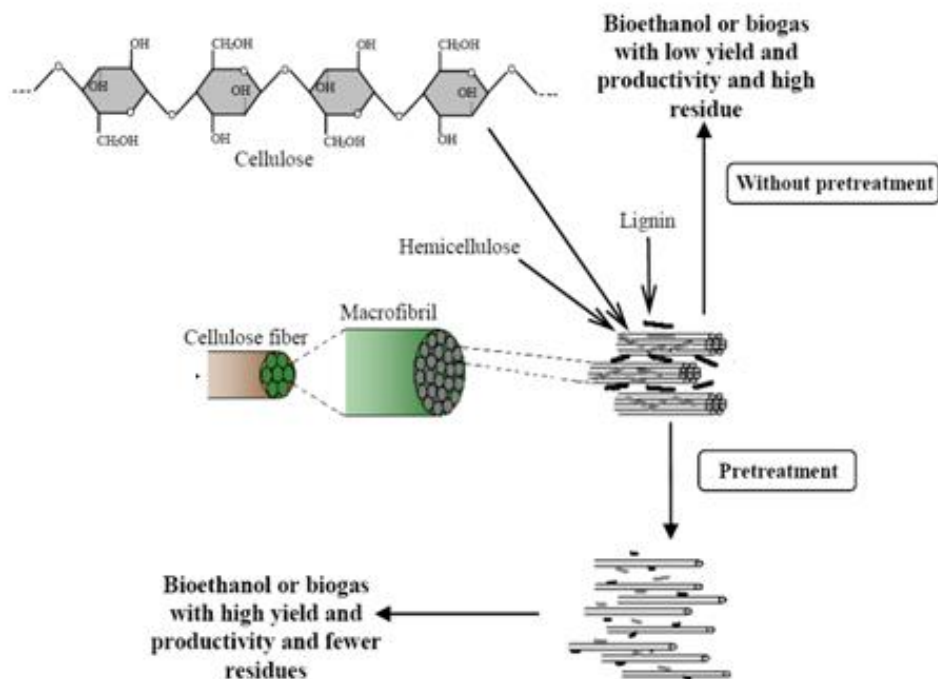


ภาพที่ 2.5 โครงสร้างของลิกนิน [12]

เมื่อพิจารณาจากโครงสร้างโดยรวมแล้ว สายพอลิเมอร์ของ เซลลูโลส เรียงตัวกัน มีระยะห่างที่แคบเนื่องด้วยการที่พันธะไฮโดรเจนที่เกิดจากหมู่ฟังก์ชัน ไฮดรอกซิล ทำให้เกิดแรงดึง ทำให้โมเลกุลของเซลลูโลสแต่ละสายเข้าใกล้กันมากขึ้นโดยถูกคั่นอยู่ด้วยเฮมิเซลลูโลสซึ่งมีโครงสร้างที่เป็นกิ่งและถูกกั้นด้วยลิกนินเป็นกำแพงชั้นนอกทำหน้าที่เป็นการป้องกันการเข้าถึงของ เอนไซม์ที่สามารถกระทำให้เกิดการย่อยสลายของเซลลูโลสและผนังเซลล์ ซึ่ง จะทำให้เซลล์แตกออกได้ เมื่อพิจารณาจากองค์ประกอบโดยรวมทั้งหมดแล้วจะเห็นว่า ชีวมวลประเภทลิกโนเซลลูโลสชนิดนั้นมีองค์ประกอบที่สร้างขึ้นจากน้ำตาลหลายชนิดทำให้การผลิตเอทานอลจากน้ำตาลที่ได้จากการย่อยสลายชีวมวลนั้นมีความซับซ้อนกว่าเนื่องจากจุลินทรีย์ บางชนิดไม่สามารถย่อยสลายน้ำตาลบางโครงสร้างได้ทำให้เป็นการยากในการเลือก จึงจำเป็นต้องมีการปรับสภาพเบื้องต้นเพื่อกำจัดสารไม่พึงประสงค์ออกจากชีวมวล[13]

2.3 การปรับสภาพเบื้องต้น

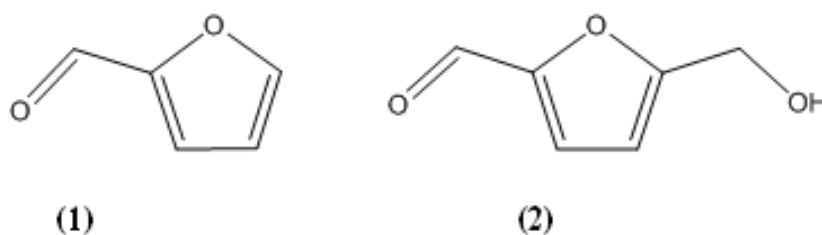
จากโครงสร้างของชีวมวลประเภท ลิกโนเซลลูโลส ทำให้พบว่าการแปรรูปลิกโนเซลลูโลสเป็นเอทานอลชีวภาพ (Bioethanol) จำเป็นต้องปรับสภาพลิกโนเซลลูโลสก่อน เพื่อกำจัดลิกนิน และ เฮมิเซลลูโลสซึ่งเป็นตัวขัดขวางการเกิดปฏิกิริยาไฮโดรไลซิสจาก เอนไซม์ ทำให้การผลิตเอทานอลจาก ชีวมวลประเภทลิกโนเซลลูโลสที่ไม่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นมีประสิทธิภาพที่ต่ำ เนื่องจากปริมาณของเซลลูโลสที่เอนไซม์สามารถเข้าถึงได้มีปริมาณที่น้อย ดังที่ได้กล่าวไปในส่วนที่แล้ว ภาพรวมของการปรับสภาพเบื้องต้นแสดงดัง ภาพที่ 2.6 ผลิตภัณฑ์ที่ได้ควรอยู่ในรูปเส้นใยเซลลูโลส ชั้นของเฮมิเซลลูโลสและลิกนินสลายเป็นพอลิเมอร์สายสั้นๆ หรือน้ำตาลที่สามารถละลายในสารที่ใช้ปรับสภาพเบื้องต้น[13-16]



ภาพที่ 2.6 ผลของการปรับสภาพเบื้องต้นต่อการเข้าถึงของเอนไซม์

โดยเมื่อพิจารณาถึงผลดีและผลเสียของการทำการปรับสภาพเบื้องต้นของชีวมวลแล้วพบว่า มีผลกระทบต่อผลิตภัณฑ์ดังต่อไปนี้ [13-15]

- ผลิตเซลลูโลสที่ว่องไวต่อการย่อยของเอนไซม์
- ไม่ทำลายเซลลูโลส
- สามารถแยกกลีซินและองค์ประกอบอื่นที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นได้ง่าย เพื่อนำไปผลิตสารที่มีคุณค่าอื่นๆ
- เลี่ยงการเกิดผลพลอยได้ที่เป็นสารยับยั้งการทำงานของเอนไซม์ เช่น Furfural และ 5-HMF



ภาพที่ 2.7 โครงสร้างของ (1) Furfural และ (2) 5-HMF [14]

กระบวนการปรับสภาพเบื้องต้นที่มีในหลายงานวิจัยสามารถจำแนกออกได้เป็น

1. การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางกายภาพ (Physical pretreatment)
2. การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางความร้อน (Thermal pretreatment)
3. การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางเคมี (Chemical pretreatment)

2.3.1 การปรับสภาพขั้นต้นด้วยกระบวนการทางกายภาพ

การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางกายภาพ เช่น การบด (Milling) เป็นการปรับสภาพเบื้องต้นของชีวมวล โดยการลดขนาดของอนุภาค และยังสามารถเพิ่มพื้นที่ผิวและขนาดของรูพรุน ในขณะที่เดียวกันยังช่วยลดสภาพผลึกและระดับการเกิดพอลิเมอร์ของเซลลูโลส โดยทั่วไปมักทำการไฮโดรไลสชีวมวลด้วยเอนไซม์ หรือก่อนการปรับสภาพเบื้องต้น

2.3.2 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางความร้อน[16-20]

การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยวิธีนี้เป็นการให้ความร้อนแก่ชีวมวล ซึ่งลิกนิน จะเริ่มละลายในน้ำเมื่ออุณหภูมิสูงถึง 150 – 190 องศาเซลเซียส ในขณะที่ให้ความร้อนแก่ชีวมวล เฮมิเซลลูโลสจะถูกไฮโดรไลสด้วยน้ำและให้ผลิตภัณฑ์เป็นกรดซึ่งกรดที่ได้จากการไฮโดรไลสจะทำหน้าที่ในการช่วยย่อยสลายเฮมิเซลลูโลสของเฮมิเซลลูโลสคล้ายปฏิกิริยาถูกไฮโดรไลสและเพิ่มความสามารถในการละลายของเฮมิเซลลูโลสในน้ำด้วย แต่เมื่อเฮมิเซลลูโลสและลิกนินได้รับความร้อนสูงจะทำให้เกิดสารประกอบฟีนอลและอโรมาติกเช่น Furfural, HMF, Vanillin และ Vanillic alcohol ขึ้นซึ่งมีผลในการยับยั้งการทำปฏิกิริยาของการทำงานของเอนไซม์ที่ใช้สำหรับย่อยสลายเซลลูโลส

2.3.2.1 กรรมวิธีน้ำร้อนอัดความดัน [21]

เป็นกระบวนการที่ใช้น้ำที่อุณหภูมิสูงกว่า 160 – 230 องศาเซลเซียส และความดันสูงกว่าความดันอิมิตัวของไอน้ำเพื่อให้ไอน้ำยังคงสภาพเป็นของเหลว เครื่องปฏิกรณ์ที่ใช้ต้องสามารถทนต่อแรงดันสูงได้ โดยทั่วไปมีสามชนิดคือ แบบไหลตามกัน, ไหลสวนทาง และ ไหลผ่าน โดยทำการให้ความร้อนและทำปฏิกิริยาจนถึงเวลาที่ต้องการแล้วจึงทำการเครื่องหล่อเย็น

ข้อดีของการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยวิธีน้ำร้อนอัดความดันคือ สามารถลดปริมาณการเกิดปฏิกิริยาข้างเคียงเช่นการผลิตสารยับยั้งปฏิกิริยาของ เอนไซม์ได้ นอกจากนี้ยังสามารถทำการกำจัดเฮมิเซลลูโลสและลิกนินได้สูงขึ้นแต่จำเป็นต้องมีการควบคุมปัจจัยบางประการเพื่อให้ได้ค่าผลได้สูงที่สุดเช่น การควบคุม เวลา อุณหภูมิ และค่าความเป็นกรดต่างของสารละลายในเครื่องปฏิกรณ์ เป็นต้น

ตัวอย่างภาวะที่เหมาะสมสำหรับการปรับสภาพเบื้องต้นของใบและชังข้าวโพดด้วยน้ำร้อนอัดความดันซึ่งทำให้เซลลูโลสที่ได้จากชังข้าวโพดสามารถย่อยด้วยเอนไซม์ได้ถึงร้อยละ 90 คือ อุณหภูมิ 190 องศาเซลเซียส ทำการปรับสภาพเบื้องต้นเป็นเวลา 15 นาที [21]

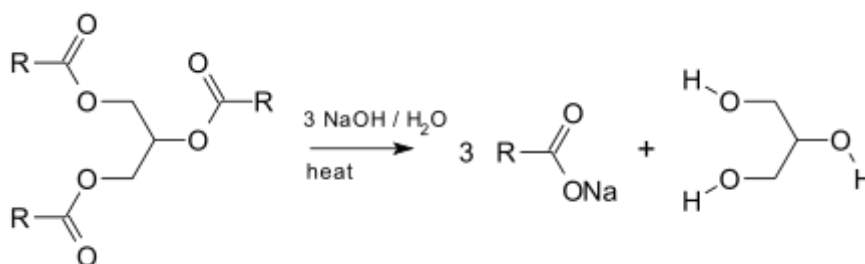
2.3.3 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการทางเคมี

2.3.3.1 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกรด (Acid pretreatment) [15-19]

การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยการใช้กรดนี้ สามารถสกัดเฮมิเซลลูโลสส่วนใหญ่ และลิกนินบางส่วน ออกจากชีวมวลได้อย่างมีประสิทธิภาพแต่การใช้กรดในกระบวนการนั้นทำให้เกิดปฏิกิริยาข้างเคียงซึ่งทำให้เกิดการสังเคราะห์ เฟอร์ฟูรอล 5-HMF ซึ่งเป็นสารยับยั้ง ปฏิกิริยาไฮโดรไลซิสซิสของ เอนไซม์ที่ใช้สำหรับการย่อยสลายเซลลูโลส โดยพบว่า ภาวะที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้น ด้วยกรด มีสองลักษณะคือ ใช้อุณหภูมิที่สูงกว่า 160 องศาเซลเซียส ของแข็งต่อปริมาณกรด ที่ 0.05-0.1 และ ที่อุณหภูมิต่ำ ที่อัตราส่วน ของแข็งต่อปริมาณกรด ที่ 0.1-0.4 โดยมีกรดที่นิยมใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้นเช่น กรดซัลฟูริก, ฟอสฟอริก และ ไฮโดรคลอริก เป็นต้น

2.3.3.2 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยเบส (Alkaline pretreatment) [15-19]

การปรับสภาพเบื้องต้น ด้วยเบสสามารถเพิ่มความสามารถในการละลาย การจัดเรียงตัวของ องค์ประกอบบางชนิด ซึ่งก่อให้เกิดผลดีต่อการกำจัดไซแลน โดยมีปฏิกิริยาสaponification ซึ่งเป็นการไฮโดรไลส์ของเอสเทอร์เกิดขึ้น ได้ผลิตภัณฑ์ดังแสดงในภาพที่ 2.8



ภาพที่ 2.8 ปฏิกิริยา Saponification ของไตรกลีเซอไรด์และไฮดรอกไซด์

โดยทั่วไปแล้วนิยมใช้ ไฮดรอกไซด์ (NaOH) และแคลเซียมไฮดรอกไซด์ ($\text{Ca}(\text{OH})_2$) ในการปรับสภาพเบื้องต้นซึ่งมวลเนื่องจากมีราคาที่ถูกกว่าโดยการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยเบสสามารถสกัดลิกนิน ได้มากกว่าการใช้กรด แต่ไม่สามารถนำสารเคมีกลับมาใช้ใหม่ได้ เนื่องจากมีการปะปนของเบสไปกับชีวมวลทำให้เป็นผลเสียต่อขั้นตอนการผลิตกลูโคสต่อไป

2.3.3.3 การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยแอมโมเนีย [16-20]

การปรับสภาพ เบื้องต้นด้วยแอมโมเนีย โดยทั่วไปกรรมวิธี ที่เรียกว่า Ammonia fiber expansion (AFEX) โดยใช้ไอระเหยของแอมโมเนีย ที่เกิดจากการลดความดันอย่างรวดเร็วในเครื่องปฏิกรณ์เพื่อทำการปรับสภาพเบื้องต้นชีวมวลโดยสามารถสกัดลิกนินออกจากชีวมวลได้แต่ไม่สามารถสกัดเฮมิเซลลูโลสออกได้เนื่องจากเฮมิเซลลูโลสไม่ละลายในแอมโมเนีย

จากที่กล่าวมานั้นจะเห็นได้ว่าการ ปรับสภาพเบื้องต้นด้วยวิธีทางกายภาพจะสามารถ เพิ่มพื้นที่ผิวและรูพรุนได้จึงสามารถนำมาประยุกต์ใช้ร่วมกัน กับการปรับสภาพเบื้องต้นชนิดอื่นๆ ได้ใน ขณะที่การใช้สารเคมีนั้น มีประสิทธิภาพในการลดปริมาณลิกนินและเฮมิเซลลูโลสได้ในปริมาณ มาก แต่ก็ทำให้จำเป็นต้องปรับสภาพเซลลูโลสที่ได้หลังจากการปรับสภาพเบื้องต้นก่อนนำไป อย สลายด้วย เอนไซม์ เนื่องจากการใช้กรด หรือ เบส ทำให้เกิดปฏิกิริยาข้างเคียงซึ่งผลิตรยับยั้ง

ปฏิกิริยาของเอนไซม์ และยังใช้เวลาในการปรับสภาพเป็นเวลานาน และต้องมีเครื่องปฏิกรณ์ที่ทนความเป็นกรด-เบส ซึ่งมีราคาแพง

โดยการใช้ น้ำร้อนอัดความดัน ใช้เวลาในการ ปรับสภาพสั้น ไม่ต้องใช้สารเคมี และสามารถกำจัดลิกนินและเฮมิเซลลูโลสออกได้บางส่วน สามารถควบคุม การเกิดสารยับยั้งปฏิกิริยาของเอนไซม์ได้ด้วยการปรับอุณหภูมิ เวลาในการทำปฏิกิริยา ทำให้เป็นกรรมวิธีที่มีความน่าสนใจอย่างมากในการนำมาปรับสภาพเบื้องต้นชีวมวล

2.4 เอนไซม์ เซลลูเลส

เซลลูเลสคือเอนไซม์ที่ทำหน้าที่ในการย่อยสลายสายโซ่เซลลูเลสให้กลายเป็นน้ำตาลกลูโคสซึ่งสามารถนำไปใช้ประโยชน์ต่างๆได้โดยเอนไซม์เซลลูเลสนั้นผลิตจากจุลินทรีย์ เช่น รา แบคทีเรีย โดยเอนไซม์เซลลูเลสนี้มีสมบัติอัลติคอมโพเนนท์ โดยประกอบไปด้วยเอนไซม์ต่างๆรวมสามชนิดหลักคือ [6, 18, 22]

1. เอ็นโดกลูคาเนส (Endo β -1, 4-glucan glucanohydrolase) โดยจะทำหน้าที่ในการไฮโดรไลซ์พันธะเบตา 1,4 ไกลโคสิติก เฉพาะโครงสร้างที่เป็น อะมอร์ฟัส ของสายเซลลูโลส โดยผลิตภัณฑ์ที่ได้จากเอนไซม์ชนิดนี้คือ เซลโลไบโอส, กลูโคส และ โอลิโก เซลลูโลส ในปริมาณน้อย
2. เอ็กโซกลูคาเนส (Exo β -1, 4-glucan cellobiohydrolase) เป็นเอนไซม์ที่ทำหน้าที่ไฮโดรไลซ์เซลโลไบโอส
3. เบตาไกลูโคซิเดส (β -1,4 glucosidase) เป็นเอนไซม์ที่ทำหน้าที่ในการไฮโดรไลซ์เพื่อทำการผลิตกลูโคส

2.5 งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง

Mark Laser และคณะ [23] ศึกษาการปรับสภาพเบื้องต้นโดยเปรียบเทียบระหว่างการใช้ น้ำร้อนอัดความดันและไอน้ำ เพื่อทำการผลิตเอทานอล โดยทำการทดลองที่อุณหภูมิ 170-230 องศาเซลเซียส ใช้เวลา 1-46 นาที ผลการศึกษาพบว่า ผลผลิตที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยวิธีน้ำร้อนอัดความดัน สามารถนำไปผ่านกระบวนการหมักเพื่อทำการผลิตเอทานอลได้โดย มีร้อยละผลได้ ของการเปลี่ยนชีวมวลเป็นเอทานอล โดยการนำไปหมักสูงถึง ร้อยละ 80 นอกจากนี้ยังพบว่าที่อุณหภูมิตั้งแต่ 200 องศาเซลเซียสขึ้นไปพบการสูญเสียน้ำตาลเนื่องจากผลของการเสื่อมสภาพของโครงสร้างซึ่งเป็นผลมาจากความร้อนที่ให้ในระบบ

Thomas. Ingram และคณะ [24] ศึกษาการปรับสภาพเบื้องต้นของฟางต้นหลิว (rye straw) ในน้ำร้อนอัดความดันแบบกึ่งต่อเนื่องโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์แบบเบดนิ่ง พบว่าอุณหภูมิที่เหมาะสม คือ ช่วงอุณหภูมิที่ 170-200 องศาเซลเซียส โดยหลังจากทำการย่อยน้ำตาล ที่อยู่ภายในผลิตภัณฑ์พบว่าร้อยละผลได้ของน้ำตาลที่ตรวจพบมีค่าสูงถึงร้อยละ 90 โดยพบว่าที่อุณหภูมิ ตั้งแต่ 200 องศาเซลเซียสขึ้นไปพบการสูญเสียน้ำตาลเนื่องจากผลของการเสื่อมสภาพของโครงสร้างเช่นเดียวกับการศึกษาของ Mark Lase[23]

Yu Q. และคณะ [25] ศึกษาการปรับสภาพเบื้องต้นของชีวมวลจากต้นยูคาลิปตัส แกรนดิส โดยวิธีน้ำร้อนอัดความดันสองขั้นตอน โดยในการศึกษา ขั้นที่หนึ่งใช้อุณหภูมิที่ 180-200 องศาเซลเซียส และขั้นที่สองที่อุณหภูมิ 180-240 องศาเซลเซียส โดยใช้เวลา 20 นาทีในขั้นตอนแรก และ 0-60 นาทีในขั้นที่สอง โดยขั้นที่หนึ่งเป็นการปรับสภาพเบื้องต้นเพื่อทำลายโครงสร้างของ ลิกนิน และในขั้นที่สองทำการปรับสภาพเบื้องต้นเพื่อย่อยสลายและแตกโครงสร้างของเซลลูโลส เพื่อเพิ่มความสามารถในการย่อยสลายของเอนไซม์ พบว่าปริมาณ ร้อยละผลได้ของน้ำตาลสูงสุด อยู่ที่ 96.6% ซึ่งสูงกว่าการทำการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกรด

Chun Sheng Goh และคณะ [26] ศึกษาการปรับสภาพเบื้องต้นของไบโพลีเมอร์น้ำมัน โดยวิธีน้ำร้อนอัดความดัน ในเครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์ ปริมาตร 500 มิลลิลิตร โดยใช้อัตราการเพิ่ม อุณหภูมิที่ 5 องศาเซลเซียสต่อนาที ความดัน 10 บาร์ จากการศึกษาพบว่าปริมาณกลูโคสที่ผลิต

ได้สูงสุดมาจากตัวอย่างที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 178 องศาเซลเซียส ใช้เวลา 11.1 นาที โดยมีอัตราส่วนของน้ำต่อปริมาณของวัตถุดิบที่ 9.6 ซึ่งปริมาณผลได้กลูโคสที่ภาวะดังกล่าวคือ 92.69%

Tim Rogalinski และคณะ [27] ศึกษาปฏิกิริยาไฮโดรไลซิสของลิกนินในการปรับสภาพเบื้องต้นของฟางข้าวด้วยน้ำร้อนอัดความดันโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์สองแบบคือแบบแบตช์และด้วยน้ำร้อนอัดความดันแบบไหลต่อเนื่องโดยใช้การตรวจสอบสารละลายที่เป็นผลิตภัณฑ์ด้วย เครื่อง HPLC พบว่าปริมาณของน้ำตาลในของเหลวที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้น มีปริมาณสูงสุดที่ 5% โดยน้ำหนักในเครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์ที่อุณหภูมิ 190 องศาเซลเซียส โดยผลของความดันไม่ส่งผลกระทบต่อผลการปรับสภาพเบื้องต้น

Nathan Mosier และคณะ [21] ศึกษาการปรับสภาพเบื้องต้นของซังข้าวโพดด้วยวิธีน้ำร้อนอัดความดัน โดยควบคุมค่า pH ของสารละลาย โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์แบบไหลต่อเนื่อง ขนาด 45 มิลลิเมตร โดยแต่ละการทดลองมีปริมาณ ซังข้าวโพดในเตาปฏิกรณ์ 5.18 กรัม และน้ำ 28.57 มิลลิเมตร ทำการทดลองที่ 5-20 นาที ที่อุณหภูมิ 170-200 องศาเซลเซียสพบว่าภาวะที่เหมาะสมที่สุดสำหรับการปรับสภาพเบื้องต้นอยู่ที่อุณหภูมิ 190 องศาเซลเซียส เวลา 15 นาที โดยพบปริมาณกลูโคส 32 กรัมต่อลิตร

J.A. Perez และคณะ [28] ศึกษาภาวะที่เหมาะสมสำหรับการปรับสภาพเบื้องต้นของฟางข้าวสาลีเพื่อใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตเอทานอลโดยใช้อัตราการเพิ่มอุณหภูมิระหว่าง 2-4 องศาเซลเซียสต่อนาทีโดยใช้วัตถุดิบปริมาณ 30 กรัมมีขนาดของวัตถุดิบระหว่าง 0.5-2 เซนติเมตร ในเครื่องปฏิกรณ์แบบแบตช์ โดยพบว่าที่อุณหภูมิ 220 องศาเซลเซียสพบการสูญเสียน้ำตาลกลูโคสเนื่องจากผลของการเสื่อมสภาพของโครงสร้างซึ่งเป็นผลมาจากความร้อนที่ให้ในระบบ โดยพบว่าการสูญเสียกลูโคสเป็นปริมาณตั้งแต่ 9-19 % โดยอุณหภูมิที่เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นคือ 170 องศาเซลเซียสโดยพิจารณาจากปริมาณความเข้มข้นของกลูโคสที่สามารถผลิตได้

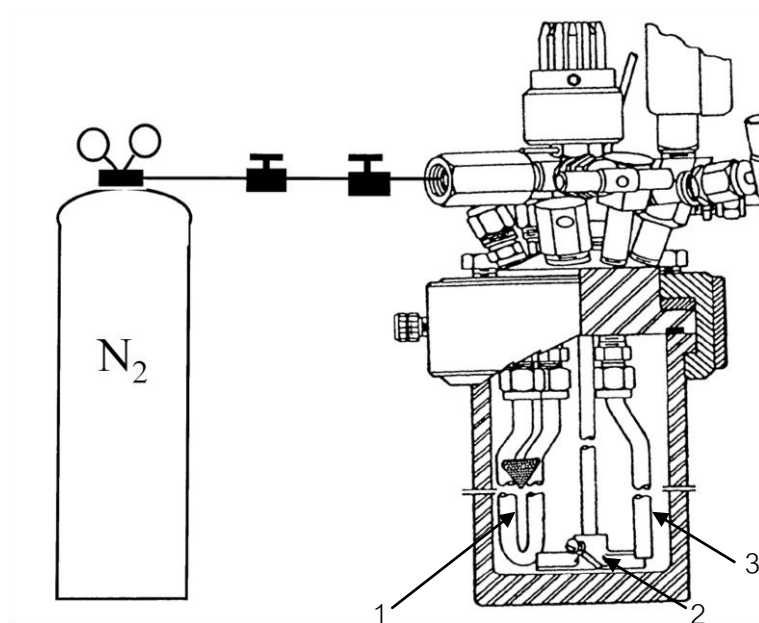
บทที่ 3

เครื่องมือและระเบียบการวิจัย

3.1 เครื่องมือ สารเคมี และอุปกรณ์การทดลอง

3.1.1 เครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง

การปรับสภาพเบื้องต้นของเศษรากมันสำปะหลังได้ดำเนินการทดลองในเครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง (High-pressure reactor) ขนาด 1.2 ลิตร จากบริษัท Parr Instrument Company ซึ่งมีแผนภาพดังแสดงใน ภาพที่ 3.1 สามารถทำงานที่อุณหภูมิและความดันสูงสุดเท่ากับ 500 องศาเซลเซียสและ 340 บรรยากาศ สามารถควบคุมเวลาในการทำปฏิกิริยารวมถึงอัตราการเพิ่มของอุณหภูมิผ่านทางแผงควบคุม



ภาพที่ 3.1 แผนภาพเครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง

(1) ท่อน้ำหล่อเย็น (2) ไบโกลน (3) ท่อใส่เทอร์โมคัปเปิล

โดยจากการทดลองเบื้องต้นพบว่าในช่วงอุณหภูมิ 150 – 180 องศาเซลเซียส ความดันภายในเครื่องปฏิกรณ์มีค่าเพิ่มขึ้นเท่ากับความดันอิ่มตัวของไอน้ำทำให้น้ำบางส่วนไม่อยู่ในสถานะของเหลวและไม่สามารถ ทำการปรับสภาพ เศษราก มันสำปะหลังได้ดีทำให้ร้อยละผลได้ของปริมาณน้ำตาลที่นำผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นไปทำการย่อยสลายด้วยเอนไซม์ไม่ดีเท่าที่ควร ดังนั้นจึงได้ทำการเติมแก๊สไนโตรเจนในตอนเริ่มทำการทดลองเพื่อทำให้ระบบมีความดันสูงขึ้นและทำให้น้ำยังสามารถคงภาวะเป็นของเหลวที่อุณหภูมิที่ทำการปรับสภาพขั้นต้นได้ดีขึ้น

3.1.2 เครื่องบดชีวมวลชนิดหยาบ

เครื่องมือบดชีวมวลแบบหยาบ (Wood chipper) ยี่ห้อ KMAC รุ่น 3801 ของบริษัท เค.แมชชีน ขนาด 2 hp, 380 Volt, 50 Hz จะเป็นเครื่องมือที่ใช้ในการบดเศษซากมันสำปะหลัง โดยทำการร่อนชีวมวลด้วยตะแกรงหลังการบดให้ได้ชีวมวลขนาด 2 – 5 มิลลิเมตร

3.1.3 เตาอบ

ภาพที่ 3.2 แสดงภาพของเตาอบที่ใช้ในการอบเศษซากมันสำปะหลัง เพื่อไล่ความชื้น โดยเตาอบที่ใช้มีการตั้งค่าอุณหภูมิที่ 110 องศาเซลเซียส เป็นระยะเวลา 24 ชั่วโมง



รูปที่ 3.2 เตาอบ

3.1.4 เครื่องทำน้ำกลั่นเกรด HPLC

ภาพที่ 3.3 แสดงภาพเครื่องทำน้ำกลั่นยี่ห้อ ELGA PURELAB รุ่น Maxima LS ใช้ผลิตน้ำกลั่นเพื่อใช้ตลอดงานวิจัย



รูปที่3.3 เครื่องทำน้ำกลั่น

3.1.5 อ่างน้ำร้อนแบบเขย่า

ภาพที่ 3.4 แสดงภาพอ่างน้ำร้อนแบบเขย่า ยี่ห้อ GFL รุ่น1083 ใช้ในกระบวนการย่อยชีวมวลด้วยเอนไซม์เซลลูเลสโดยควบคุมอุณหภูมิที่ 50 องศาเซลเซียส



ภาพที่ 3.4 อ่างน้ำร้อนแบบเขย่า

3.1.6 เอนไซม์เซลลูเลส

เอนไซม์เซลลูเลส ที่ใช้ในการทดลองได้รับจาก สถาบันวิจัยและเทคโนโลยี บริษัท ปตท. จำกัด (มหาชน) โดยเป็นเอนไซม์ที่ผลิตจากบริษัท Danisco ประเทศ สหรัฐอเมริกา รุ่น ACCELLERASE 1500 ความสามารถในการทำปฏิกิริยา 525 – 775 หน่วยต่อกรัม ทำงานได้ดีที่ อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส ค่าความเป็นกรด-เบสที่ 4.6-5.0

3.1.7 ซิเตรตบัฟเฟอร์

เตรียมโดยการละลาย กรดซิตริกโมโนไฮไดรต์ ปริมาณ 210 กรัม ในน้ำกลั่น 750 มิลลิลิตร และเติมโซเดียมไฮดรอกไซด์จนค่าความเป็นกรดต่างเท่ากับ 4.3 แล้วทำการปรับปริมาตรเป็น 1 ลิตรด้วยน้ำกลั่นทำการปรับค่าความเป็นกรดต่างให้ได้ 4.8 ด้วยการเติมกรดและเบสข้างต้น

3.2. เครื่องมือวิเคราะห์

3.2.1. เครื่องโครมาโทกราฟีของเหลวประสิทธิภาพสูง (HPLC)

เครื่อง HPLC ซึ่งใช้วิเคราะห์ตัวอย่างของเหลวที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นและการย่อยผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้น ผลิตจากบริษัท Shimadzu รุ่น LC-10ADvp ประกอบกับ Refractive Index Detector รุ่น RID-10v โดยใช้คอลัมน์รุ่น Inertsil-NH2 จากบริษัท GL Science ขนาด 4.6 มิลลิเมตร ยาว 25 เซนติเมตร และตัวทำละลายผสมระหว่าง แอซิโตนไนโตรเจน และน้ำในอัตราส่วน 90 ต่อ 10 ที่อัตราการไหล 1 มิลลิลิตรต่อนาทีและปริมาตรที่ใช้วิเคราะห์ 20 ไมโครลิตร ซึ่งใช้ในการวิเคราะห์หาปริมาณน้ำตาลโมเลกุลเดี่ยว

และคอลัมน์จากบริษัท Restek จำกัด รุ่น Pinnacle II C18 ขนาด 4.6 มิลลิเมตร ยาว 25 เซนติเมตร ประกอบกับ UV Detector รุ่น 200 ทำการวิเคราะห์ที่ความยาวคลื่น 240 นาโนเมตร และตัวทำละลายผสมระหว่าง แอซิโตนไนโตรเจนและน้ำในอัตราส่วน 10 ต่อ 90 ที่อัตราการไหล 1 มิลลิลิตรต่อนาทีเป็นเฟสเคลื่อนที่และปริมาตรตัวอย่างที่ใช้วิเคราะห์ 20 ไมโครลิตร ซึ่งใช้วิเคราะห์หาปริมาณเฟอร์ฟูรอลและไฮดรอกซีลเมทิลเฟอร์ฟูรอลในตัวอย่างของเหลวที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นและการย่อยผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้น

3.3. วิธีการทดลอง

3.3.1. ชั่งน้ำหนักเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการบด (ขนาด 2-5 มิลลิเมตร) และน้ำ ประมาณ 50 และ 500 กรัมตามลำดับ ใส่ลงในเครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง

3.3.2. ประกอบเครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง และเติมแก๊สไนโตรเจนที่อุณหภูมิห้อง

3.3.3. กำหนดอุณหภูมิและระยะเวลา ในการปรับสภาพ โดยมีอัตราการให้ความร้อน เท่ากันทุกการทดลองที่ 200 องศาเซลเซียสต่อชั่วโมง

3.3.4. หลังจากครบระยะเวลาการทำปฏิกิริยาแล้วจึงหล่อเย็น เครื่องปฏิกรณ์ทนแรงดันสูง โดยใช้ระบบการหล่อเย็นของเตาปฏิกรณ์

3.3.5. บันทึกน้ำหนักตัวอย่างของเหลวและของแข็งเปียก

3.3.6. ชั่งน้ำหนักของแข็งเปียก 5 กรัมใส่ลงในขวดรูปชมพู่ขนาด 250 มิลลิลิตร เพื่อทำการย่อยด้วยเอนไซม์ สำหรับตัวอย่างของแข็งเปียกที่เหลือนำไปอบที่ 50 องศาเซลเซียสจนน้ำหนัก คงที่

3.3.7. บันทึกน้ำหนักของแข็งแห้งเพื่อใช้คำนวณร้อยละของแข็งในผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการ ปรับสภาพเบื้องต้น

3.3.8. เติมซีเตรดบัฟเฟอร์ (ค่าความเป็นกรด-เบส 4.8) จำนวน 8 มิลลิลิตรและเอนไซม์ เซลลูเลส จำนวน 0.2 มิลลิลิตรลงในขวดรูปชมพู่

3.3.9. ปิดฝาด้วยฟลอยอะลูมิเนียม และนำไปใส่ในอ่างน้ำร้อนแบบเขย่าควบคุมอุณหภูมิ ไว้ที่ 50 องศาเซลเซียสเป็นเวลา 48 ชั่วโมง

3.3.10. ทำการกรองตัวอย่างที่ได้

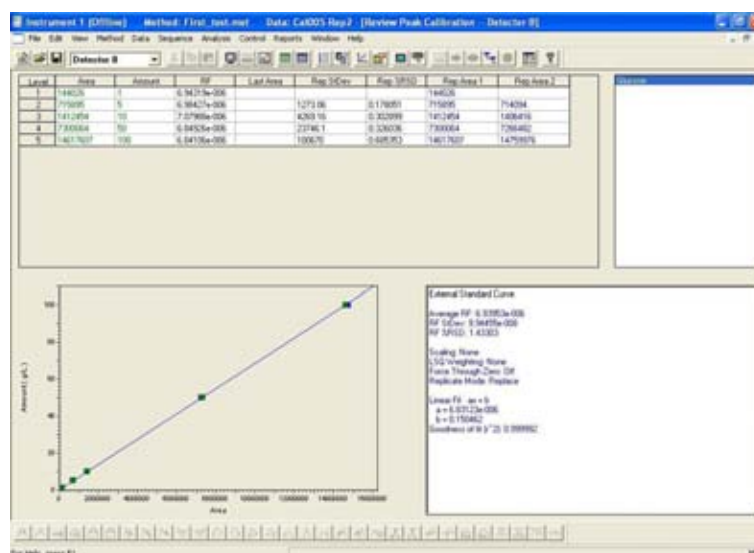
3.3.11. บันทึกน้ำหนักตัวอย่างของเหลวและของแข็งเปียก

3.3.12. นำตัวอย่างของแข็งเปียกไปอบที่ 50 องศาเซลเซียสจนกว่าน้ำหนักคงที่ เก็บตัวอย่างของเหลวและของแข็งแห้งเพื่อใช้ในขั้นตอนการวิเคราะห์ตัวอย่าง

3.4 วิธีวิเคราะห์ตัวอย่าง

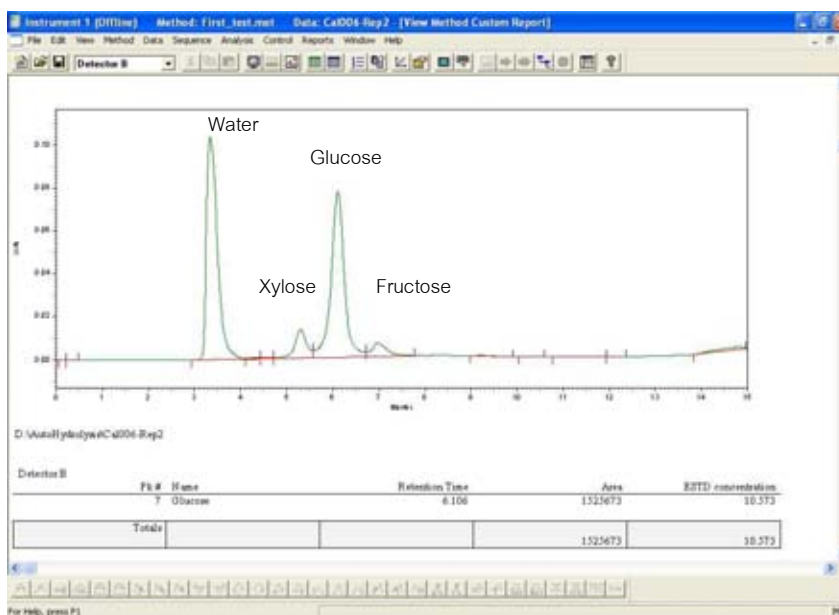
3.4.1. การวิเคราะห์ตัวอย่างของเหลวด้วยเครื่อง HPLC เพื่อหาปริมาณกลูโคส

3.4.1.1. เทียบปรับ (calibrate) เครื่อง HPLC ตามภาวะที่กล่าวไว้ในหัวข้อ 3.2. ด้วยสารละลายมาตรฐานกลูโคสความเข้มข้นช่วง 1 – 10 กรัมต่อลิตร ได้กราฟมาตรฐาน (calibration curve) ดังแสดงตัวอย่างในภาพที่ 3.5



ภาพที่ 3.5 ตัวอย่างกราฟมาตรฐานของน้ำตาลกลูโคสในโปรแกรมของเครื่อง HPLC

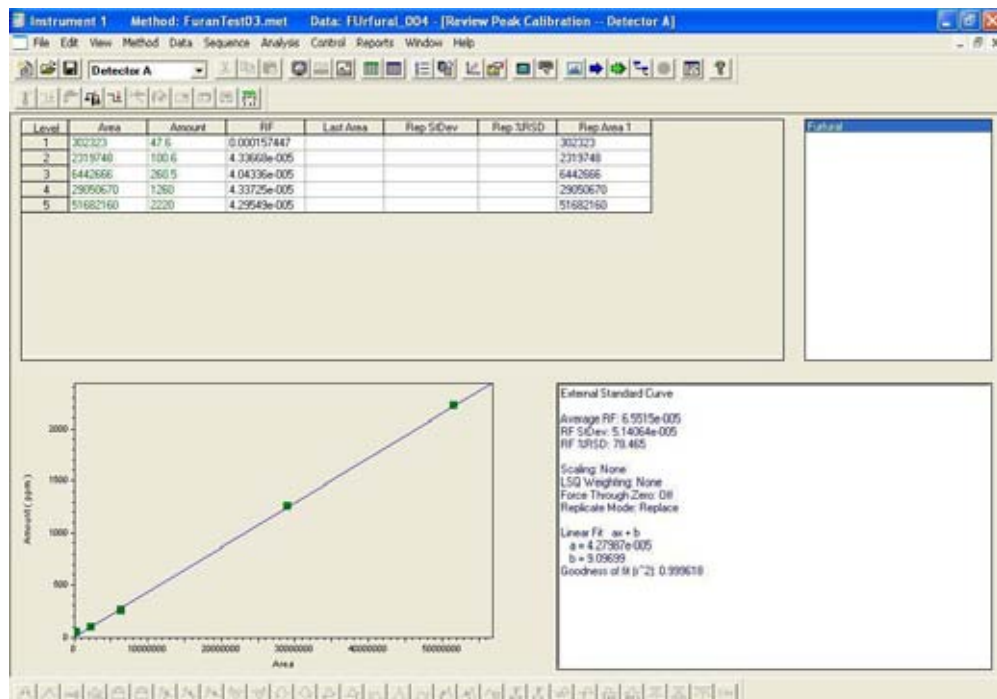
3.4.1.2. กรองตัวอย่างของเหลวประมาณ 2.5 มิลลิลิตร ผ่านตัวกรองขนาด 0.4 ไมครอนด้วยเข็มฉีดยา หลังจากวิเคราะห์ตัวอย่างแล้วโปรแกรมของเครื่อง HPLC จะคำนวณความเข้มข้นกลูโคสในสารตัวอย่างในหน่วยกรัมต่อลิตร ดังแสดงตัวอย่างในภาพที่ 3.6



ภาพที่ 3.6 ตัวอย่างโครมาโทแกรมที่แสดงใน Refractive index detector ของสารตัวอย่างในโปรแกรมของเครื่อง HPLC

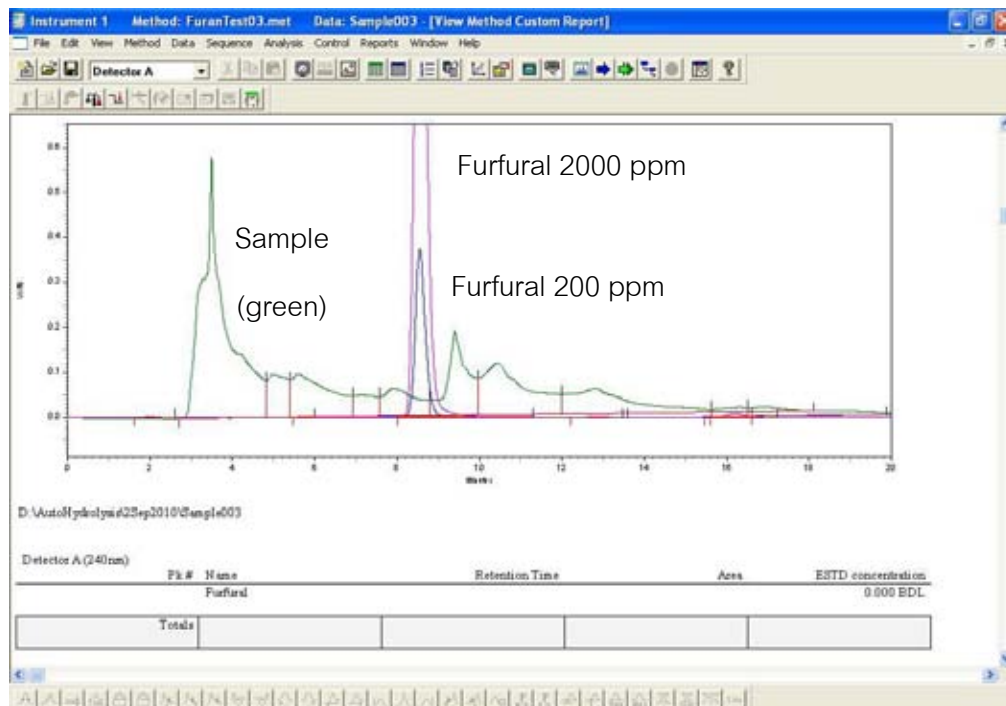
3.4.2. การวิเคราะห์ตัวอย่างของเหลวด้วยเครื่อง HPLC เพื่อหาปริมาณเฟอรัฟอรอล

3.4.2.1. เทียบปรับเครื่อง HPLC ด้วยสารละลายมาตรฐานเฟอรัฟอรอลและไฮดรอกซิลเมทิลเฟอรัฟอรอลความเข้มข้นช่วง 10 – 75 ppm ได้กราฟมาตรฐาน (calibration curve) ดังแสดงตัวอย่างในภาพที่ 3.7



ภาพที่ 3.7 ตัวอย่างกราฟมาตรฐานของเฟอร์ฟูรอลโปรแกรมของเครื่อง HPLC

3.4.2.2. เจือจางตัวอย่าง 0.1 กรัมในน้ำกลั่นโดยใช้ขวดวัดปริมาตรขนาด 200 มิลลิลิตร จากนั้นกรองตัวอย่างประมาณ 2.5 มิลลิลิตรผ่านตัวกรองขนาด 0.2 ไมครอนเมตรด้วยเข็มฉีดยา หลังจากวิเคราะห์ตัวอย่างแล้วโปรแกรมของเครื่อง HPLC จะคำนวณความเข้มข้นกลูโคสในสารตัวอย่างในหน่วยกรัมต่อลิตร ดังแสดงตัวอย่างในภาพที่ 3.8



ภาพที่ 3.8 ตัวอย่างโครมาโทแกรมที่แสดงใน UV detector ของสารตัวอย่างในโปรแกรมของเครื่อง HPLC

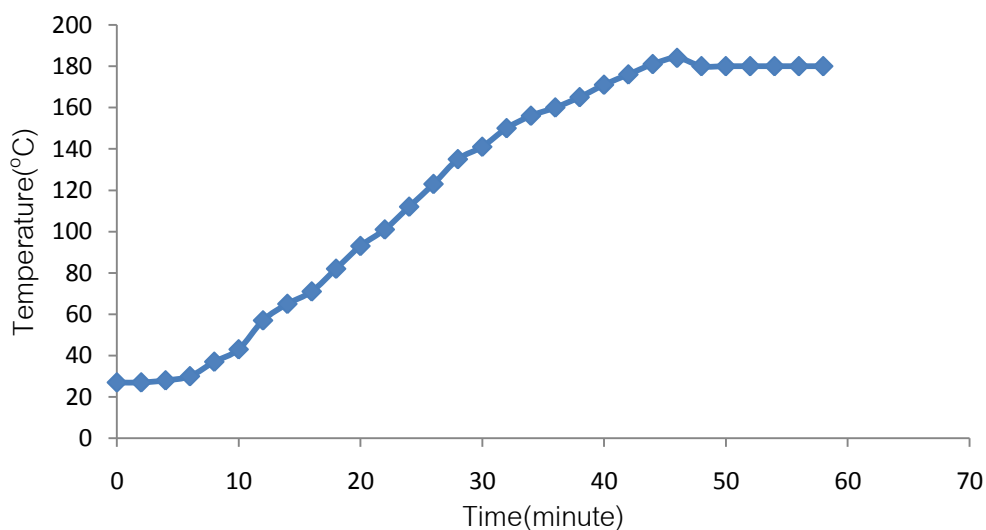


ภาพที่ 3.9 ขั้นตอนโดยรวมของการผลิตสารละลายกลูโคสจากเศษรากมันสำปะหลัง

ภาพที่ 3.9 แสดงถึงขั้นตอนโดยรวมของการผลิตสารละลายกลูโคสจากเศษราวมัน
ลำปะหลัง

3.5 การปรับค่าอัตราการให้ความร้อนกับเครื่องปฏิกรณ์

การทำการทดลองเพื่อหาอัตราการเพิ่มอุณหภูมิที่เหมาะสมของเครื่องปฏิกรณ์ ทำให้ได้
ทราบถึงภาวะที่เหมาะสมและทำให้การควบคุมอุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีความแม่นยำและ
ใกล้เคียงกับอุณหภูมิที่ต้องการที่สุดหากมีการให้ความร้อนจนอุณหภูมิมากกว่าค่าที่ต้องการเกิน 5
องศาเซลเซียส จะทำการทดลองใหม่ โดยเมื่อพิจารณาอัตราการเพิ่มอุณหภูมิแล้วพบว่า การเพิ่ม
อุณหภูมิที่อัตรา 200 องศาเซลเซียสต่อชั่วโมงหรือ ประมาณ 3.33 องศาเซลเซียสต่อนาทีทำให้
อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์มีค่าใกล้เคียงกับอุณหภูมิที่ต้องการดังแสดงตัวอย่างการบันทึก
อุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์ทุกๆ 2 นาทีดังแสดงในภาพที่ 3.10



ภาพที่ 3.10 กราฟแสดงค่าอุณหภูมิของเครื่องปฏิกรณ์ ณ เวลาต่างๆ (ทำการทดลองที่อุณหภูมิ
180 องศาเซลเซียส)

บทที่ 4

ผลการทดลองและวิจารณ์ผลการทดลอง

4.1. ผลการวิเคราะห์ร้อยละเซลลูโลส เฮมิเซลลูโลส ลิกนินและเถ้าในเศษรากมัน สำหรับ

การวิเคราะห์ร้อยละเซลลูโลส เฮมิเซลลูโลสและลิกนินในเศษรากมันสำหรับโดย
กรรมวิธีทางเคมีตามกรรมวิธีมาตรฐาน TAPPI 203 om-88 รวมได้ผลวิเคราะห์ดังแสดงในตารางที่
4.1

ตารางที่ 4.1 องค์ประกอบของ เศษรากมันสำหรับก่อนการปรับสภาพเบื้องต้น

องค์ประกอบ	ร้อยละโดยน้ำหนัก(แห้ง)		
	การทดลองที่ 1	การทดลองที่ 2	ค่าเฉลี่ย
เซลลูโลส	49.92	50.26	50.09
ลิกนิน	20.85	23.31	22.08
เฮมิเซลลูโลส	15.38	11.02	13.20
เถ้าและสารที่สกัดได้	13.85	15.41	14.63
ปริมาณสุทธิ	100	100	100

จากตารางที่ 4.1 จะเห็นว่าเศษรากมันสำหรับมีเซลลูโลสเป็นองค์ประกอบหลัก
ประมาณร้อยละ 50 ซึ่งมีปริมาณมากกว่าเฮมิเซลลูโลส และ ลิกนินอยู่เป็นปริมาณมาก โดยการ
ปรับสภาพเบื้องต้น เศษรากมันสำหรับโดยการใช้น้ำร้อนอัดความดัน มีจุดมุ่งหมายในการกำจัด
เฮมิเซลลูโลส และลิกนิน ออกจากเศษรากมันสำหรับดังนั้นเมื่อทำการปรับสภาพ เศษรากมัน
สำหรับแล้ว หากกระบวนการเป็นไปตามทฤษฎีโดยสมบูรณ์จะทำให้น้ำหนักของของแข็งแห้ง
ลดลงไปประมาณร้อยละ 40 ของน้ำหนักเริ่มต้น

4.2 ผลของการปรับสภาพเบื้องต้นต่อการเปลี่ยนแปลงน้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลัง

จากการทดลองปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลังที่อุณหภูมิ 150 และ 180 องศาเซลเซียส เวลาที่ใช้ในการปรับสภาพ 10-15 นาที ได้ผลการทดลองแสดงดังตารางที่ 4.2 ซึ่งพบว่าค่าร้อยละผลได้ของแข็ง (%Solid Yield) ซึ่งคำนวณจากน้ำหนักของแข็งแห้งที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นต่อน้ำหนักเศษรากมันสำปะหลังตั้งต้นซึ่งคำนวณจากสมการที่ 4.1

$$\% \text{Pretreatment solid yield} = \frac{\text{Pretreated cassava root waste wt. (dry)}}{\text{Feed cassava root waste wt. (dry)}} \times 100 \quad (4.1)$$

พบว่าร้อยละผลได้ของแข็ง มีปริมาณลดลงหลังจากการทำการปรับสภาพเบื้องต้นเนื่องมาจากการทำปฏิกิริยาในเครื่องปฏิกรณ์ซึ่งทำให้ปริมาณของ เฮมิเซลลูโลส รวมถึงสารอื่นที่สามารถละลายน้ำได้ ลดลงซึ่งแสดงให้เห็นถึงความสามารถในการปรับสภาพเบื้องต้น ด้วยน้ำร้อนอัดความดันซึ่งผลการทดลองแสดงดังตารางที่ 4.2

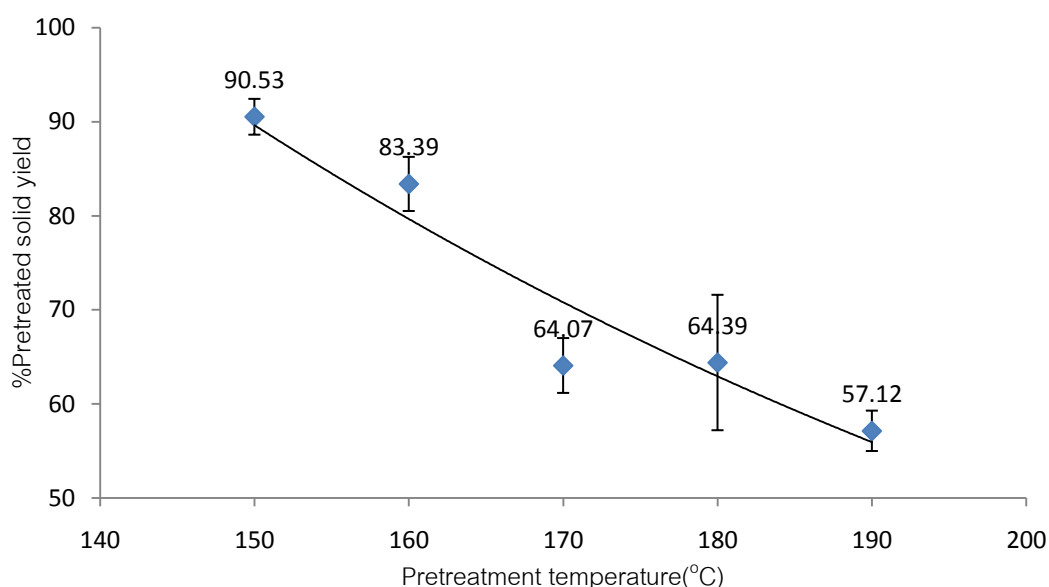
ตารางที่ 4.2 ปริมาณร้อยละผลได้ของแข็งที่ได้หลังจากการปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลัง

การทดลองที่	น้ำ (กรัม)	เศษรากมันสำปะหลัง (กรัม)	อุณหภูมิ (องศาเซลเซียส)	ความดันสูงสุด (บาร์)	เวลาในการปรับสภาพ (นาที)	ร้อยละผลได้ของแข็ง* (%)	ร้อยละผลได้ของแห้ง** (%)
1	500.3	50.17	180	18	10	62.53	55.88
2	500.4	50.3	180	18	10	55.12	57.35
3	500.6	50.2	150	15	10	89.88	50.10

*ร้อยละผลได้ของแข็ง(%Pretreated solid yield) คำนวณจากปริมาณน้ำหนักรวมของเศษรากมันสำปะหลังที่ได้หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ต่อน้ำหนักเศษรากมันสำปะหลังก่อนทำการปรับสภาพเบื้องต้น ตามสมการที่ 4.1

**ร้อยละผลได้ของเหลว (%Liquid yield) คำนวณจากปริมาณน้ำหนักของเหลวที่เก็บได้หลังการปรับสภาพเบื้องต้นต่อน้ำหนักของเหลวที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้น

ปริมาณร้อยละผลได้ของเหลว (%Liquid yield) ซึ่งคำนวณเทียบกับปริมาณน้ำเริ่มต้นก่อนการปรับสภาพเบื้องต้นนั้นมีค่า ไม่เท่ากับ 100 เนื่องจาก น้ำบางส่วนได้ถูกดูดซับไว้ในของแข็งที่ได้หลังจากการทำปฏิกิริยา เมื่อทำการอบแห้งแล้วพบว่าปริมาณน้ำที่ถูกดูดซับไปนั้นมีปริมาณร้อยละ 40-50 ของน้ำหนักน้ำเริ่มต้นก่อนกระบวนการปรับสภาพเบื้องต้น ซึ่งเมื่อนำไปรวมกับของเหลวที่ได้หลังจากการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วจะมีค่าใกล้เคียงกับปริมาณตั้งต้น



ภาพที่ 4.1 ผลของอุณหภูมิต่อร้อยละโดยน้ำหนักของแข็งแห้งที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลังด้วยกรรมวิธีน้ำร้อนอัดความดันแล้ว

ภาพที่ 4.1 แสดงร้อยละ ผลได้ของแข็ง ของเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วที่อุณหภูมิต่างๆ พบว่าของแข็งที่ได้มีปริมาณ แตกต่างกันในแต่ละอุณหภูมิที่ใช้ในการปรับสภาพโดยมีค่าอยู่ในช่วง 30 - 40 กรัม (จากเศษซากมันสำปะหลังตั้งต้น 50 กรัม) อย่างไรก็ตาม น้ำหนักของแข็งที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วควรมีค่าไม่ต่ำกว่าร้อยละ 60 ซึ่งสอดคล้องกับปริมาณเฮมิเซลลูโลส ลิกนิน และ สารประกอบที่สามารถสกัดออกได้เช่น แป้งมันสำปะหลัง และ โปรตีน บางชนิด

4.3 ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบของเศษซากมันสำปะหลังก่อนและหลังการปรับสภาพเบื้องต้น

จากการนำเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้น ไปวิเคราะห์หาองค์ประกอบ ได้ผลการวิเคราะห์แสดงดังตารางที่ 4.3 โดยพบว่า ร้อยละของ เฮมิเซลลูโลส และ ลิกนิน ของตัวอย่างที่ถูกปรับสภาพเบื้องต้นแล้วมีค่าลดลง ทำให้ทราบว่าเฮมิเซลลูโลส และ ลิกนิน บางส่วนได้ ถูกสกัดออกไป ทำให้เศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการสภาพเบื้องต้นแล้วมี ร้อยละของ เซลลูโลส ที่มากขึ้น โดย จะเห็นถึงความสัมพันธ์ระหว่าง ร้อยละของ เฮมิเซลลูโลส และ ลิกนิน กับ อุณหภูมิ โดยร้อยละเฮมิเซลลูโลส และลิกนิน มีค่าลดลงเมื่ออุณหภูมิในการปรับสภาพสูงขึ้น

ตารางที่ 4.3 ตารางแสดง องค์ประกอบของเศษซากมันสำปะหลังก่อนและหลังการปรับสภาพเบื้องต้นโดยใช้เศษซากมันสำปะหลังปริมาณ 50 กรัมและปรับสภาพเบื้องต้นที่ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ อัตราส่วนของแข็งต่อของน้ำ 1: 10

ตัวอย่าง	อุณหภูมิในการปรับสภาพ (องศาเซลเซียส)	เซลลูโลส (%)	เฮมิเซลลูโลส (%)	ลิกนิน (%)	เถ้าและสารที่สามารถที่สกัดได้ (%)
เศษซากมันสำปะหลัง	-	50.09	22.08	13.20	14.63
เศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพแล้ว	150	53.92	12.53	22.08	11.47
	160	56.12	12.10	22.34	9.44
	170	55.99	13.26	18.83	11.92
	180	63.07	6.75	15.98	14.20

4.4 ผลการทดลองปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลังต่อความเข้มข้นของกลูโคสในสารละลายผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการย่อยเศษรากมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์เซลลูเลส

ผลการทดลองปรับ สภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลังที่อุณหภูมิ 150 – 180 องศาเซลเซียสแสดงดังตารางที่ 4.4

ตารางที่ 4.4 ผลการทดลองการปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลังที่อุณหภูมิ 150 – 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ 1: 10 และความดันเริ่มต้น 10 บาร์

	เศษรากมันสำปะหลัง การทดลองที่ ที่ผ่านการปรับสภาพ แล้ว(กรัม)	อุณหภูมิในการ ปรับสภาพ (องศาเซลเซียส)	ความเข้มข้น ของกลูโคส* (กรัม/ลิตร)
1	5.02	150	9.26
2	5.11	160	11.64
3	5.05	170	13.35
4	5.28	180	33.48
5	5.11	150	9.15
6	5.06	160	11.55
7	5.03	170	15.67
8	5.05	180	35.16

*ความเข้มข้นของกลูโคสในสารละลายที่ได้หลังการย่อยเศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วด้วยเอนไซม์เซลลูเลส

จากตารางที่ 4.4 การปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียสให้ค่าความเข้มข้นของกลูโคสในผลิตภัณฑ์ของเหลว ที่ได้จากขั้นตอนการย่อยด้วยเอนไซม์ที่มีค่าสูงกว่า 25 กรัมต่อลิตร โดยมีปริมาณเพิ่มขึ้นจากการทดลองที่อุณหภูมิ 170 องศาเซลเซียสมากกว่าสองเท่า

4.5 ผลการปรับอุณหภูมิ ความดันและอัตราส่วนของแก๊งต่อน้ำที่ใช้ปรับสภาพเบื้องต้น เศษซากมันสำปะหลัง

จากการทดลองศึกษาผลของอุณหภูมิต่อประสิทธิภาพของการปรับสภาพเบื้องต้นแห่งมันสำปะหลังซึ่งสามารถคาดได้จากการทำการทดลองข้างต้นว่าช่วงอุณหภูมิที่เหมาะสมจะอยู่ในช่วงอุณหภูมิ 150 – 190 องศาเซลเซียส ดังนั้นจึงได้ทำการทดลองเพื่อศึกษาผลของตัวแปรอื่นที่คาดว่าจะมีผลต่อการปรับสภาพเบื้องต้นเช่น ความดัน อัตราส่วนระหว่าง ของแก๊งและของเหลว ดังแสดงในตารางที่ 4.5 และ 4.6

ตารางที่ 4.5 ผลการทดลองในการเพิ่มค่าอุณหภูมิ ความดันที่อัตราส่วนของแก๊งต่อน้ำเท่ากับ

1:10

การทดลองที่	อุณหภูมิในการปรับสภาพ (องศาเซลเซียส)	ความดันเริ่มต้น (บาร์)	ความเข้มข้นกลูโคส (กรัม/ลิตร)
1	180	5	11.85
2	180	10	32.48
3	180	15	32.41
4	190	10	30.23

จากตารางที่ 4.5 พบว่าความเข้มข้นของกลูโคสที่ตรวจพบในสารละลาย ที่ได้จากการย่อยเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพแล้ว มีค่าเพิ่มขึ้นตามการเพิ่มขึ้นของความดันเริ่มต้น จาก 5 บาร์ จนถึง 10 บาร์ และเริ่มคงที่เนื่องจากที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส ความดันอิ่มตัวของไอน้ำมีค่าเท่ากับ 10 บาร์ ดังนั้นเมื่ออุณหภูมิของ เครื่องปฏิกรณ์ เพิ่มขึ้นผลของความดันทำให้น้ำสามารถคงสภาพอยู่ในสถานะของเหลวและทำ ปฏิกิริยา กับเศษซากมันสำปะหลัง และเมื่อพิจารณาจาก ตารางที่ 4.6 พบว่าความเข้มข้นของกลูโคสเพิ่มขึ้นแปรผันไปตามการเพิ่มขึ้นของ

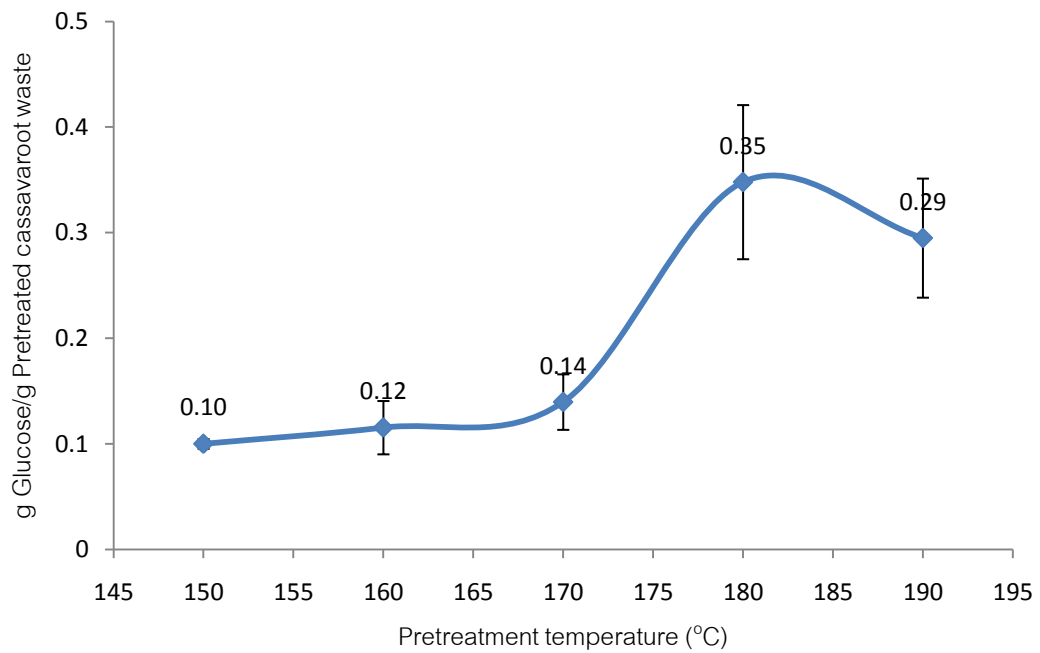
ปริมาณน้ำ ที่ใช้ในกระบวนการปรับสภาพเบื้องต้น โดยความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสสูงสุดที่ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ เท่ากับ 1:20 เนื่องจากความสามารถในการละลายของเฮมิเซลลูโลส ลิกนิน และ สารละลายอื่น ๆ ที่มีขีดจำกัดการเพิ่มปริมาณน้ำทำให้สารดังกล่าวสามารถละลายในน้ำ ระหว่างทำการปรับสภาพเบื้องต้นได้มากขึ้น ส่งผลให้ ความสามารถในการปรับสภาพเบื้องต้น เพิ่มขึ้น

ตารางที่ 4.6 ผลการทดลองเพิ่มค่าอุณหภูมิ ความดันและอัตราส่วนของแข็งต่อน้ำที่ใช้ปรับสภาพ เบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลัง

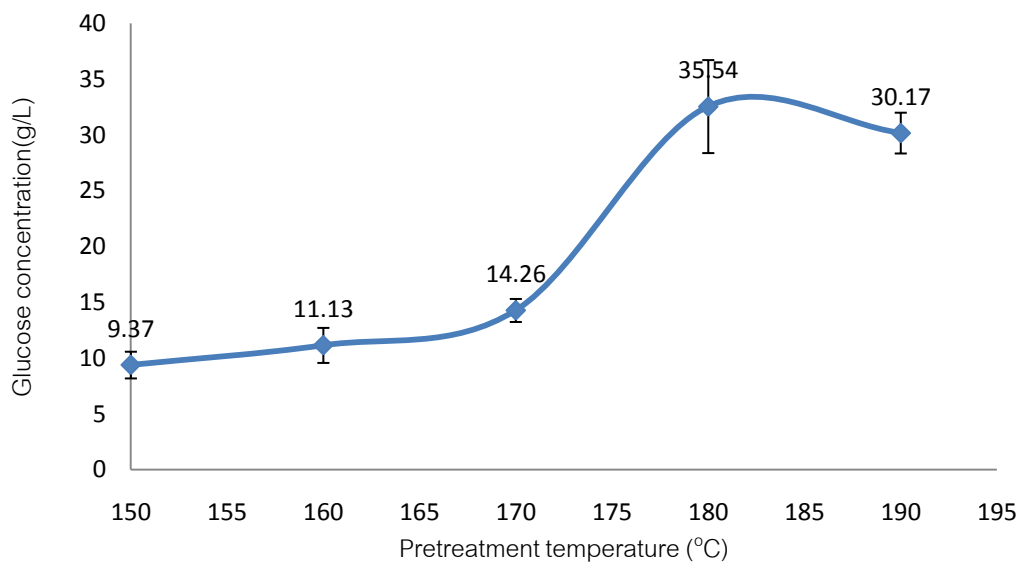
การทดลอง ที่	อุณหภูมิในการปรับสภาพ (องศา เซลเซียส)/อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ/ ความดันเริ่มต้น(บาร์)	ความเข้มข้น กลูโคส (กรัม/ ลิตร)
1	180/1:5/10	12.16
2	180/1:10/10	30.36
3	180/1:15/10	30.07
4	180/1:20/10	31.35

4.6 การหาภาวะที่เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษรากมันสำปะหลังและผลการทดลองเชิงลึก

จากผลการทดลอง การปรับสภาพ เบื้องต้นสำหรับผลของอุณหภูมิที่มีต่อผลได้กลูโคส (ตารางที่ 4.4) ผลของความดัน เริ่มต้น และ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ (ตารางที่ 4.5 - 4.6) ทำให้สามารถสรุปได้ถึงผลการทดลองเพื่อศึกษาผลของอุณหภูมิที่มีต่อปริมาณน้ำตาลกลูโคสที่ผลิตจาก เศษรากมันสำปะหลัง ที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่ความดันเริ่มต้น 10 บาร์และอัตราส่วนเศษ รากมันสำปะหลังต่อน้ำที่ 1 ต่อ 10 ได้ผลการทดลองดังแสดงในภาพที่ 4.2 และ ภาพที่ 4.3



ภาพที่ 4.2 ผลของอุณหภูมิต่อน้ำหนักกลูโคสที่ผลิตได้ต่อน้ำหนักเศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้ว

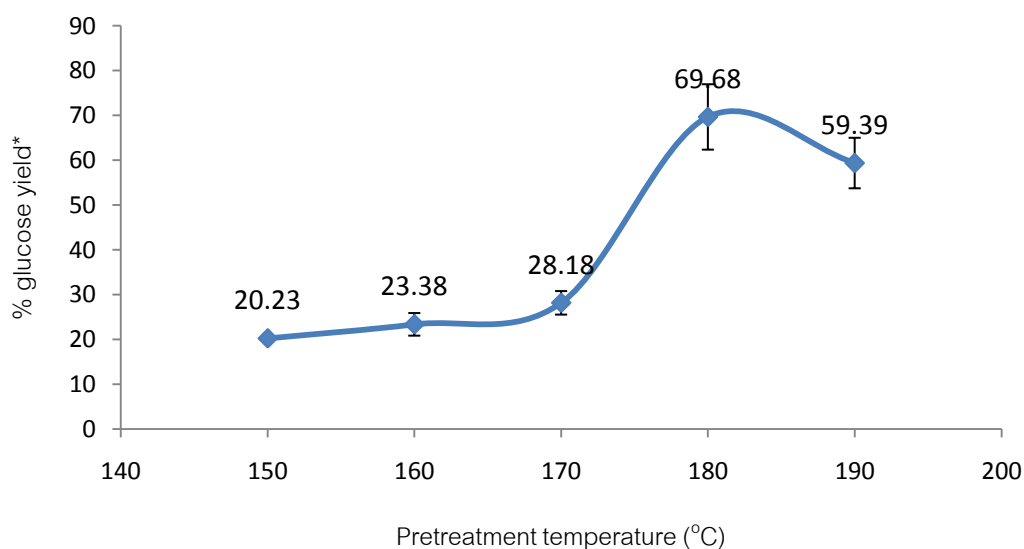


ภาพที่ 4.3 ผลของอุณหภูมิต่อความเข้มข้นของน้ำนักกลูโคสที่ตรวจพบในสารละลายที่ได้จากกรรมวิธีการย่อยเศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วด้วยเอนไซม์เซลลูเลส โดยทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1 : 10

จากภาพที่ 4.2 และภาพที่ 4.3 จะเห็นว่าเมื่อเพิ่มอุณหภูมิที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้นทำให้ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้มีปริมาณมากขึ้น อาจเนื่องมาจากโครงสร้างของเซลลูโลสได้เปลี่ยนไปโดยมีปริมาณของลิกนิน เฮมิเซลลูโลส น้อยลง รวมถึงการเปลี่ยนไปของโครงสร้างของเซลลูโลส จึงทำให้เอนไซม์สามารถเข้าถึงและทำปฏิกิริยาและย่อยสลายเซลลูโลสได้มากขึ้นโดยร้อยละผลได้กลูโคส(%glucose yield) สามารถคำนวณได้จากสมการที่ 4.2

$$\% \text{ glucose yield} = \frac{\text{Produced glucose wt.}}{\text{Cellulose in cassava root waste feed wt. (dry)}} \times 100 \quad (4.2)$$

นอกจากนี้จะเห็นว่าค่าที่แสดงใน ภาพที่ 4.3 - 4.4 เป็นค่าเฉลี่ยจากการทดลองจำนวน 4 การทดลอง ซึ่งจะเห็นว่าค่าที่ทดลองได้ในอุณหภูมิเดียวกันมีค่าต่างกันค่อนข้างมาก สาเหตุมาจากเศษราวมันสำปะหลังมีความหลากหลายในโครงสร้างเช่น เนื้อไม้ , เปลือกไม้ เป็นต้น ทำให้ส่งผลถึงความเป็นเนื้อเดียวกันของวัตถุดิบและองค์ประกอบของเศษราวมันสำปะหลังที่ใช้ในการทดลองมีค่าไม่เท่ากัน



ภาพที่ 4.4 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคส ที่ผลิตได้จากเศษราวมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ คิดเทียบกับปริมาณเซลลูโลสที่อยู่ในเศษราวมันสำปะหลังก่อนทำการปรับสภาพเบื้องต้น โดยทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1 : 10

นอกจากนี้ จะเห็นว่าการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียสสามารถผลิต กลูโคสได้ปริมาณมากที่สุดเนื่องจากสภาพความเป็นกรดของน้ำแปรผันตามอุณหภูมิที่ใช้ในการ ปรับสภาพเบื้องต้น [21,23] อย่างไรก็ตามเมื่อทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 190 องศา เซลเซียส พบว่าปริมาณน้ำตาลกลูโคสที่ผลิตได้มีปริมาณที่ลดลงเนื่องจากภาวะที่ใช้ในการปรับ สภาพมีความรุนแรงมากเกินไปทำให้เศษราวมันสำปะหลังที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้นไม่ เหมาะสมสำหรับการย่อยด้วยเอนไซม์ ดังนั้นจึงสรุปได้ว่าอุณหภูมิสูงสุดที่ ควรใช้ปรับสภาพ เบื้องต้นเศษราวมันสำปะหลังเพื่อใช้ผลิตเอทานอลคือ 180 องศาเซลเซียส ซึ่งมีค่าใกล้เคียงกับที่ พบในรายงานวิจัยที่ใช้ชีวมวลชนิดลิกโนเซลลูโลสเป็นวัตถุดิบ [27-29]

ตารางที่ 4.7 แสดงการคำนวณดุลมวลของกระบวนการผลิตกลูโคสจากเศษราวมัน สำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 150 – 180 °C พบว่าผลได้กลูโคสรวมทั้ง กระบวนการมีค่าสูงสุดเมื่อทำการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส ซึ่งมีค่าร้อยละ ผลได้ของน้ำตาลกลูโคส ประมาณ 70 ทั้งนี้อาจเนื่องมาจากเซลลูโลสบางส่วนยังอยู่ในรูปผลึกและ ไม่สามารถย่อยได้โดยเซลลูเลส รวมถึงการสูญเสียเซลลูโลสบางส่วนจากการปรับสภาพเบื้องต้น

ตารางที่ 4.7 ดุลมวลของกระบวนการผลิตกลูโคสที่ใช้อุณหภูมิต่างๆในการปรับสภาพเบื้องต้นที่

อุณหภูมิในการ ปรับสภาพ (องศา เซลเซียส)	น้ำหนัก ของแข็งเปียก ก่อนการย่อย (กรัม)	ปริมาณร้อยละ ของความชื้น ในของแข็ง เปียก	น้ำหนัก ของแข็งแห้ง ก่อนการย่อย (กรัม)	น้ำหนักกลูโคสที่ได้จาก การย่อยต่อน้ำหนัก ของแข็งแห้ง 1 กรัม	ร้อยละ ผลได้ น้ำตาล กลูโคส*
150	5.09	79.33	1.05	0.10	20.23
160	5.04	81.26	0.94	0.12	23.38
170	5.07	80.60	0.98	0.14	28.18
180	5.01	79.52	1.03	0.35	69.68

* คำนวณจากน้ำหนักกลูโคสที่ได้ต่อน้ำหนักเซลลูโลสตั้งต้นในเศษราวมันสำปะหลังก่อนการปรับ สภาพเบื้องต้น

ตารางที่ 4.8 ปริมาณน้ำตาลในสารละลายหลังจากการปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ

อุณหภูมิในการปรับสภาพ	Liquid weight (g)	ปริมาณความเข้มข้นของ กลูโคส(กรัมต่อลิตร)	ปริมาณความเข้มข้นของ ไฮโลส(กรัมต่อลิตร)
150	250.51	0.01	1.82
160	269.47	0.12	2.86
170	261.93	1.29	5.11
180	235.07	3.97	11.65
190	241.34	5.43	12.68

จากตารางที่ 4.8 แสดงให้เห็นถึงความสามารถในการปรับสภาพเบื้องต้นเฉพาะน้ำมัน สัมผัสโดยพบว่า การปรับสภาพเบื้องต้นด้วยน้ำร้อนลดความดันสามารถสกัดเฮมิเซลลูโลสออกจากชีวมวลได้โดยสังเกตได้จากการเพิ่มขึ้นของปริมาณน้ำตาลไฮโลส ซึ่งเกิดจากการสลายตัวของ เฮมิเซลลูโลส ในสารละลายที่ได้จากการ ปรับสภาพเบื้องต้น และมีการตรวจพบ น้ำตาล กลูโคส ปริมาณเล็กน้อยซึ่งเกิดจากการทำปฏิกิริยาไฮโดรไลซิสในเตาปฏิกรณ์

ตารางที่ 4.9 ปริมาณ เฟอร์ฟูรอล และ 5-HMF ในตัวอย่างของเหลวที่ได้จากการปรับสภาพเบื้องต้น

อุณหภูมิในการปรับสภาพ(องศาเซลเซียส)	ความเข้มข้นของ เฟอร์ฟูรอล (ppm)	ความเข้มข้นของ 5-HMF(ppm)
150	0.00	0.00
160	0.00	0.00
170	0.00	0.00
180	0.03	0.10
190	7.07	29.31

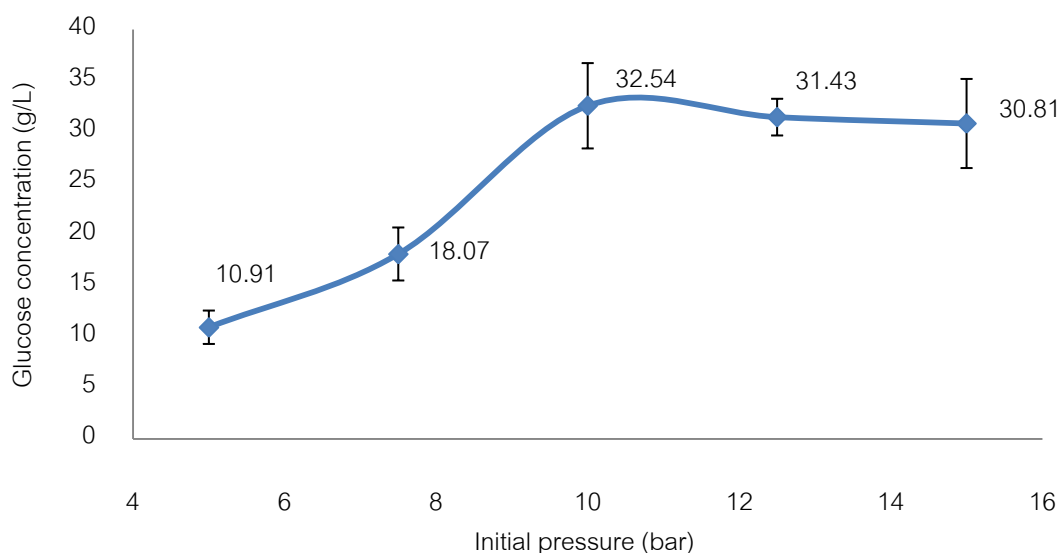
จากตารางที่ 4.9 พบว่าการปรับสภาพด้วยน้ำร้อนลดความดันที่อุณหภูมิ 150-180 ไม่ส่งผลให้เกิดปฏิกิริยาข้างเคียงซึ่งทำให้เกิดสารที่ทำหน้าที่ยับยั้งปฏิกิริยาการย่อยของเอนไซม์ แต่เมื่อทำการ

เพิ่มอุณหภูมิเป็น 190 องศาเซลเซียส พบว่ามีการตรวจพบเฟอร์ฟูรอลและ 5-HMF ซึ่งทำหน้าที่เป็นสารยับยั้งการทำงานของเอนไซม์แต่มีในปริมาณที่ไม่มีนัยสำคัญ

4.6.1 ผลของความดันเริ่มต้นในการปรับสภาพเบี้องต้นเศษซากมันสำปะหลัง

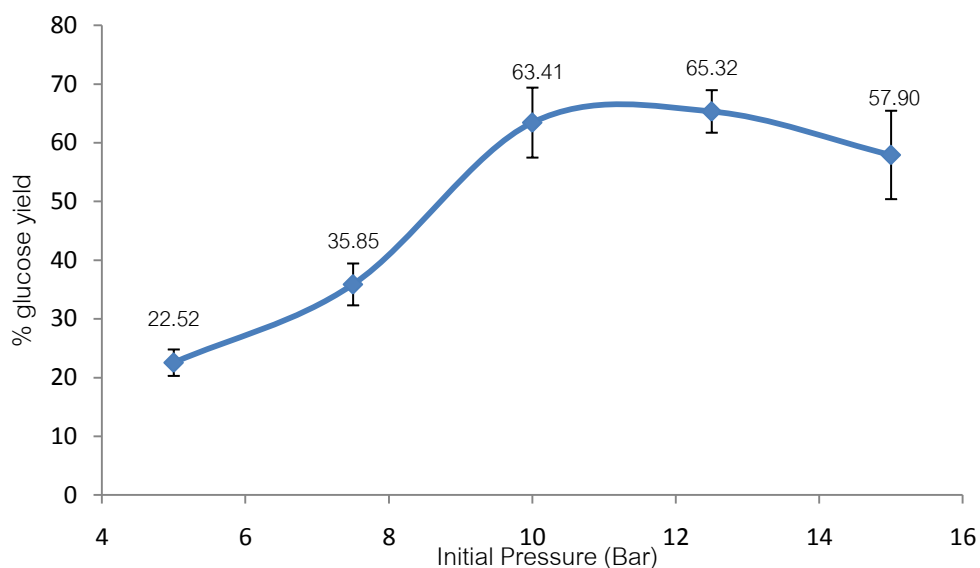
จากผลการทดลองทั้งหมดที่กล่าวมาในขั้นต้นทำให้สามารถสรุปได้ว่าการปรับสภาพเบี้องต้นเศษซากมันสำปะหลังด้วยกรรมวิธีน้ำร้อนอัดความดันที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียสจะให้ผลิตภัณฑ์ที่มีปริมาณน้ำตาลกลูโคสสูงสุด ดังนั้นจึงได้ใช้ค่าอุณหภูมิในการปรับสภาพเบี้องต้นเศษซากมันสำปะหลังเท่ากับ 180 องศาเซลเซียสเพื่อศึกษาผล ของความดัน เริ่มต้นที่ใช้ในการปรับสภาพเบี้องต้นโดยขนาดของเศษซากมันสำปะหลังที่ใช้ในการทดลองมีขนาด 2-5 มิลลิเมตรและใช้การเพิ่มความดันด้วยการเติมแก๊สไนโตรเจนเข้าไปในเครื่องปฏิกรณ์โดยความดันอิมิตัวของไอน้ำที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียสมีค่าเท่ากับ 10 บาร์

ผลการทดลองที่ความดันต่างๆ แสดงดังภาพที่ 4.5



ภาพที่ 4.5 ผลของความดันเริ่มต้นต่อปริมาณความเข้มข้นของกลูโคสในของเหลวที่ได้จากการย่อยสลายเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบี้องต้นแล้ว ด้วย เอนไซม์เซลลูเลส โดยทำการปรับสภาพเบี้องต้นที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำเท่ากับ 1: 10

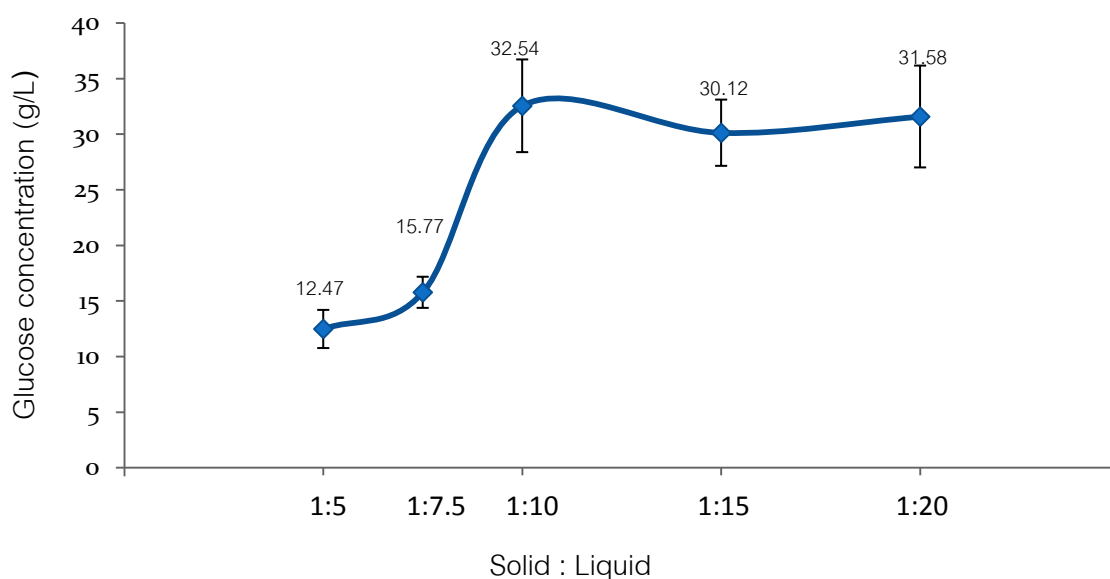
จากภาพที่ 4.5 และ 4.6 สามารถสรุปได้ว่าการเพิ่มความดัน เริ่มต้นให้สูงกว่าความดันอิ่มตัวของไอน้ำไม่ทำให้อัตราผลได้กลูโคสมีค่าสูงขึ้น และความดันที่ เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลังคือ 10 บาร์



ภาพที่ 4.6 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้จากเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นภายใต้ความดันต่างๆ

4.6.2 ผลของอัตราส่วนของแข็งต่อน้ำที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลัง

ผลการทดลอง ของ การปรับอัตราส่วน เศษซากมันสำปะหลังต่อน้ำในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลัง มีผลต่อร้อยละผลได้กลูโคสแสดงดังภาพที่ 4.7

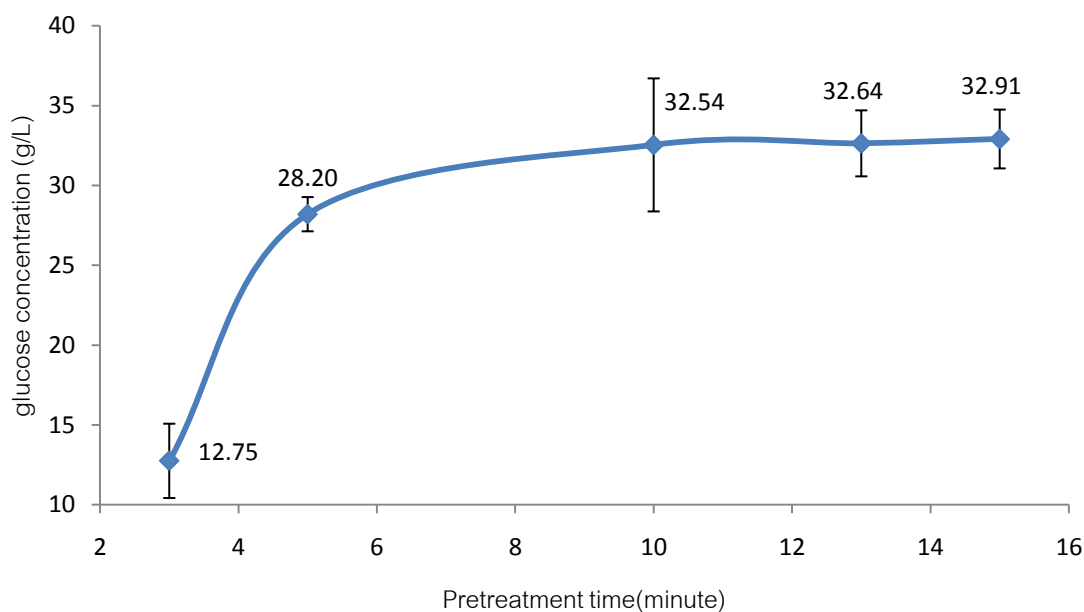


ภาพที่ 4.7 ผลของอัตราส่วนเศษซากมันสำปะหลังต่อน้ำที่ใช้ในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลังที่มีต่อร้อยละผลได้กลูโคสในสารละลายที่ได้จากการย่อยด้วยเอนไซม์

จากภาพที่ 4.7 จะเห็นว่าการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการน้ำร้อนอัดความดันสามารถใช้ อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำ ได้มากที่สุดเท่ากับ 1 ต่อ 10 โดยไม่ทำให้ร้อยละผลได้ของกลูโคสลดลง เมื่อเทียบกับภาวะที่ใช้ปริมาณน้ำมาก กว่าในการทดลอง อย่างไรก็ตามการใช้ อัตราส่วนของเศษซากมันสำปะหลัง ต่อ น้ำ มากกว่า 1 ต่อ 10 จะทำให้ปริมาณกลูโคสที่สามารถผลิตได้มีปริมาณลดลงอย่างมากเนื่องมาจากเศษ รากมันสำปะหลัง ดูดซับน้ำในเครื่องปฏิกรณ์จนแห้งเกินไปซึ่งทำให้เกิดการไหม้ของเศษซากมันสำปะหลังภายในเครื่องปฏิกรณ์

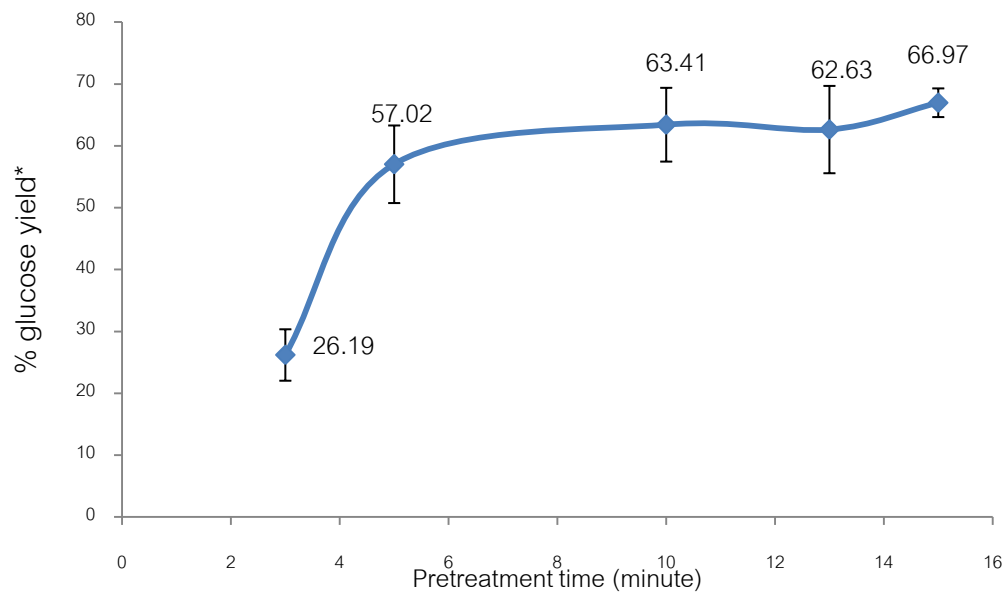
4.6.3 ผลของเวลาที่ใช้ในกระบวนการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลังต่อความเข้มข้นของกลูโคสที่สามารถผลิตได้

ในการทำการทดลองผู้วิจัยได้ทำการศึกษาผลของเวลาในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษซากมันสำปะหลังโดยนับเวลาหลังจากที่ เครื่องปฏิกรณ์ถึงอุณหภูมิที่กำหนดโดยในที่นี้ได้ใช้อุณหภูมิเท่ากับ 180 องศาเซลเซียส เนื่องมาจากเป็นอุณหภูมิที่ดีที่สุดในการปรับสภาพเบื้องต้นและ อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ เท่ากับ 1:10 ความดันเริ่มต้นที่ 10 บาร์ ความดันสุดท้าย 18 บาร์ โดยทำการทดลอง 4 ครั้งต่อหนึ่งภาวะโดยผลการทดลองได้แสดงดังภาพที่ 4.9 และ 4.10



ภาพที่ 4.8 ผลของเวลาในการปรับสภาพแป้งต้นเศษรำกมันสำปะหลังต่อความเข้มข้นน้ำตาลกลูโคสที่ผลิตได้

จากภาพที่ 4.8 และ 4.9 เมื่อทำการปรับสภาพแป้งต้นโดยทดสอบที่เวลาน้อยกว่า 10 นาที จะพบว่า ปริมาณน้ำตาลที่สามารถผลิตได้มีปริมาณน้อย ทั้งนี้เนื่องมาจากเวลาที่ใช้ในการทำปฏิกิริยาก่อนที่เครื่องปฏิกรณ์จะทำการลดอุณหภูมิไม่เพียงพอที่จะทำการสกัดเฮมิเซลลูโลส และสารอื่นออกจากโครงสร้างของเศษรำกมันสำปะหลังทำให้เซลลูโลสที่สามารถเข้าถึงได้โดยเอนไซม์มีปริมาณน้อย โดยเวลาในการทำการปรับสภาพแป้งต้นที่เหมาะสมจะเร็ว มตั้งแต่ช่วงเวลาที่ 10 นาทีโดยพบว่าการเพิ่มขึ้นของปริมาณน้ำตาลกลูโคส มากขึ้นอย่างมีนัยสำคัญ แต่เมื่อใช้เวลาในการปรับสภาพแป้งต้นนานเกินกว่า 10 นาที พบว่า ปริมาณน้ำตาลที่สามารถผลิตได้ไม่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ



ภาพที่ 4.9 ผลของเวลาที่ใช้ในการปรับสภาพต่อร้อยละผลได้ของกลูโคสที่สามารถผลิตได้

บทที่ 5

สรุปผลการวิจัย และ ข้อเสนอแนะ

5.1 สรุปผลการวิจัย

จากผลการทดลองทั้งหมดสามารถสรุปได้ว่าการผลิตน้ำตาลกลูโคสจากเศษราวมันสำปะหลังที่ ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นด้วยกระบวนการน้ำร้อนอัดความดันโดยไม่มีการใช้สารเคมีใดๆ สามารถผลิตน้ำตาลกลูโคส จากเซลลูโลสที่อยู่ภายในโครงสร้างของเศษราวมันสำปะหลังได้สูงสุดที่ประมาณร้อยละ 70 เมื่อเทียบกับปริมาณเซลลูโลสในวัตถุดิบตั้งต้น โดยน้ำหนักและได้สารละลายกลูโคสความเข้มข้นสูงสุด ประมาณ 40 กรัมต่อลิตร โดยพบว่า ภาวะที่เหมาะสมในการปรับสภาพเบื้องต้นเศษราวมันสำปะหลังเพื่อให้ได้ความเข้มข้นของสารละลายกลูโคสสูงสุดสำหรับเศษราวมันสำปะหลังที่มีขนาดน้อยกว่า 5 มิลลิเมตร คือ อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียสและความดันเริ่มต้นที่ 10 บาร์ สามารถใช้อัตราส่วนเศษราวมันสำปะหลังต่อน้ำได้ ที่ 1 ต่อ 10 โดยทำให้ความเข้มข้นของกลูโคสเปลี่ยนแปลงเล็กน้อยและ ตรวจพบสารจำพวกเฟอร์ฟูรอล หรือ 5-HMF ในปริมาณที่ไม่มีนัยสำคัญในผลิตภัณฑ์ที่ได้หลังการปรับสภาพเบื้องต้น

5.2 ข้อเสนอแนะ

- 1) มีความเป็นไปได้ที่จะเพิ่มปริมาณร้อยละผลได้น้ำตาลกลูโคสในสารละลายผลิตภัณฑ์ที่ได้จากกระบวนการย่อยเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วด้วยเอนไซม์เซลลูเลสโดยการพัฒนาอุปกรณ์ที่ใช้ใน การวิจัยโดยเปลี่ยนจากการใช้อ่างน้ำร้อนแบบเขย่า เป็นเครื่องกวนสารที่สามารถควบคุมอุณหภูมิได้
- 2) การนำเศษซากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นแล้วไปทำการแช่แข็งมีความเป็นไปได้ที่จะได้ปริมาณน้ำตาลผลได้ในผลิตภัณฑ์ที่ผ่านการย่อยด้วยเอนไซม์แล้วสูงขึ้น เนื่องจากการแช่แข็งสามารถทำให้โครงสร้างเซลล์เกิดความเสียหายโดยเกิดการแตกของผนังเซลล์ทำให้เป็นการช่วยให้เอนไซม์เซลลูเลสสามารถเข้าถึงเซลลูโลสได้ดียิ่งขึ้น

รายการอ้างอิง

- [1] Prasad, S., Anoop, S., and Joshi, H.C., and Joshi H.C. Ethanol as an alternative fuel from agricultural, industrial and urban residues. Resources, Conversation and Recycling 50, (2007) : 1-39
- [2] พรรณวิไล กิ่งสุวรรณรัตน์ . การผลิตเอทานอลจากเห้ง้ามันสำปะหลัง . วิทยานิพนธ์ปริญญาโทบริหารธุรกิจ, ภาควิชาวิศวกรรมเคมี คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2545.
- [3] โกศล นธีรัตน์ . ศักยภาพชีวมวลในประเทศไทย [ออนไลน์]. 2549. แหล่งที่มา : <http://www3.dede.go.th> [10 มีนาคม 2555]
- [4] พรพรรณ เห็นสว่าง . ปริมาณผลผลิตทางการเกษตร [ออนไลน์]. 2555. แหล่งที่มา : <http://www.oae.go.th> [10 มีนาคม 2555]
- [5] Campbell, N. A., and Reece, J. B. Biology, seventh edition. San Francisco: Pearson, 2005.
- [6] Smith, J. G. Organic chemistry. New York: McGraw-Hill, 2006.
- [7] Nelson, D. L., and Cox, M. M. Lehninger Principles of Biochemistry. Third edition. New York: Worth Publishers, 2000.
- [8] Gullichsen, J., and Fogelbolm, C. J. Chemical Pulping, Finland, Fapet Jyvaskyla, 2000.
- [9] Richard, R. cellulose's structure [online]. 2002. Available from : <http://www.nzetc.org/> [2011, October 5]
- [10] Stephen, Y. L., and Carlton, W. D. Methods in lignin chemistry. New York: Springer, 1992.
- [11] Hiramatsu, E. Hemicelluloses [online]. 2002. Available from : <http://chem.sci.utsunomiya-u.ac.jp/> [2010, April 12]

- [12] Wales, J. Lignin [online]. 2012. Available from:
<http://en.wikipedia.org/wiki/Lignin> [8 October 2011].
- [13] Clark, J.H. and Deswarte, F.E.I. Introduction to chemicals from biomass.
Chichester, U.K. : Wiley, 2008.
- [14] Dilanthe, S. Furfural. [Online]. 2012. Available from :
<http://hydroxymethylfurfural.info> [2012, January 30]
- [15] Taherzadeh, M. and Karimi, K. Pretreatment of Lignocellulosic Wastes to
Improve Ethanol and Biogas Production: A Review. International
Journal of Molecular Sciences 9 (2008) : 1621-1651.
- [16] Hendriks, A.T.W.M. and Zeeman, G. Pretreatments to enhance the
digestibility of lignocellulosic biomass. Bioresource Technology
100 (2009) : 10-18.
- [17] Bin, Y. and Charles, E.W. Pretreatment: the key to unlocking low-cost cellulosic
ethanol. Biofuels, Bioproducts and Biorefining 2 (2008): 26-40.
- [18] Sousa, C.L., et al. 'Cradle-to-grave' assessment of existing lignocellulose
pretreatment technologies. Current Opinion in Biotechnology 20 (2009) :
339-347.
- [19] Kumar, P., et al. Methods for Pretreatment of Lignocellulosic Biomass
for Efficient Hydrolysis and Biofuel Production. Industrial &
Engineering Chemistry Research 48 (2009) : 3713-3729.
- [20] Carneiro, F., Duarte, L.C., and Gírio, F.M.S.A.D. Hemicellulose biorefineries
: A review on biomass pretreatments. Journal of Scientific and Industrial
Research 67 (2008) : 849-864.
- [21] Nathan, M., et al. Optimization of pH controlled liquid hot water pretreatment of
corn stover. Bioresource Technology 96 (2005) : 1986-1993.

- [22] ลลิตา นิต์ศนจากรกุล. ผลของอุณหภูมิและค่าความเป็นกรดเป็นด่างต่อ Cellulase Activity ในดินนาข้าว. โครงการการเรียนการสอนเพื่อเสริม ประสิทธิภาพ , คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2541
- [23] Laser, M., et al. A comparison of liquid hot water and steam pretreatment of sugar cane bagasse for bioconversion to ethanol. Bioresource Technology, 81 (2002) : 33-44.
- [24] Ingram, T., et al. Semi-continuous liquid hot water pretreatment of rye straw. The Journal of Supercritical Fluids, 48 (2009) : 238-246.
- [25] Yu, Q., et al. Two-step liquid hot water pretreatment of Eucalyptus grandis to enhance sugar recovery and enzymatic digestibility of cellulose. Bioresource Technology 101 (2010) : 4895-4899.
- [26] Goh, C. S., Lee, K.T., and Bhatia, S. Hot compressed water pretreatment of oil palm fronds to enhance glucose recovery for production of second generation bio-ethanol. Bioresource Technology 101 (2010) : 7362-7367.
- [27] Rogalinski, T., Ingram, T., and Brunner, G. Hydrolysis of lignocellulosic biomass in water under elevated temperatures and pressures. J. of Supercritical Fluid, 47 (2008) : 54-63.
- [28] Pérez, J.A., et al. Optimizing Liquid Hot Water pretreatment conditions to enhance sugar recovery from wheat straw for fuel-ethanol production. Fuel 87 (2008) : 3640-3647.
- [29] Goh, C. S., Tan, H.T., Lee, K.T., and Mohamed, A. R. Optimizing ethanolic hot compressed water (EHCW) cooking as a pretreatment to glucose recovery for the production of fuel ethanol from oil palm frond (OPF). Fuel Processing Technology 91(2010) : 1146-1151.

ภาคผนวก

ภาคผนวก ก

วิธีวิเคราะห์

1. วิธีวิเคราะห์ปริมาณเซลลูโลส ตามมาตรฐาน TAPPI 203 om-88

สารเคมี และวิธีการเตรียมสารเคมี

1. สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 17.5 เปอร์เซ็นต์

เตรียมโดย ละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ 17.5 กรัม และเจือจางด้วย น้ำกลั่น เป็น 100 มิลลิลิตร

2. สารละลายโพแทสเซียมไดโครเมต 0.5 นอร์มัล

เตรียมโดย ละลายโพแทสเซียมไดโครเมต 2.45 กรัมในน้ำกลั่น ปริมาตร เป็น 100 มิลลิลิตร

3. สารละลายโพแทสเซียมไดโครเมตมาตรฐานเข้มข้น 0.100 นอร์มัล

เตรียมโดย ละลายโพแทสเซียมไดโครเมต 0.5 กรัมในน้ำกลั่น ปริมาตรเป็น 100 มิลลิลิตร

4. สารละลายเฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟต 0.1 นอร์มัล

เตรียมโดย ละลายเฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟต $[\text{Fe} \cdot (\text{NH}_4) \cdot (\text{SO}_4) \cdot 6\text{H}_2\text{O}]$ 4.05 กรัมในน้ำกลั่น เดิมกรดซัลฟูริกเข้มข้น 98 เปอร์เซ็นต์ 1 มิลลิลิตร ปริมาตรเป็น 100 มิลลิลิตร

5. กรดซัลฟูริกเข้มข้น 98 เปอร์เซ็นต์

6. สารละลายอินดิเคเตอร์ (indicator)

เตรียมโดย ละลาย 1, 10-ฟีนานโทรลีนโมโนไฮเดรต และ เฟอร์รัสซัลเฟต ปริมาณ 1.5 กรัม 0.7 กรัมตามลำดับ ในน้ำกลั่นปริมาตร 100 มิลลิลิตร

7. สารละลายกรดซัลฟูริก 3 นอร์มัล

เตรียมโดย เทกรดซัลฟูริกเข้มข้นปริมาตร 8.35 มิลลิลิตร ลงในปิกเกอร์ที่มีน้ำกลั่นบรรจุอยู่
ปรับปริมาตรเป็น 100 มิลลิลิตร

วิธีวิเคราะห์

1. ชั่งน้ำหนักเศษรากมันสำปะหลังให้ได้น้ำหนัก 1.5 กรัม(น้ำหนักแห้ง) ใส่ลงใน
ปิกเกอร์ 250 มิลลิลิตร เติมสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ ความเข้มข้น 17.5
เปอร์เซ็นต์ ปริมาตร 100 มิลลิลิตร ทิ้งไว้เป็นเวลา 30 นาทีแล้ว เติมน้ำกลั่น
ปริมาตร 100 มิลลิลิตร ทิ้งไว้ที่อุณหภูมิ 25 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 30 นาที
2. กรองเศษรากมันสำปะหลังออกและทำการเก็บสารละลาย ปริมาตร 100 มิลลิลิตร
เพื่อนำไปวิเคราะห์
3. วิเคราะห์ปริมาณ α - เซลลูโลส
 - 3.1 นำสารละลายตัวอย่างจากข้อ 2. ปริมาตร 10 มิลลิลิตร ใส่ลงในขวดรูป
ชมพู่ 250 มิลลิลิตร เติมสารละลายโพแทสเซียมไดโครเมต 0.5 นอร์มัล
10 มิลลิลิตร และน้ำกลั่น 50 มิลลิลิตร
 - 3.2 เทกรดซัลฟูริกเข้มข้น 98เปอร์เซ็นต์ ปริมาตร 30 มิลลิลิตรลงไป
 - 3.3 หยดอินดิเคเตอร์ 2 - 4 หยด นำไปไตเตรทกับสารละลายเฟอร์ริค
แอมโมเนียซัลเฟต ที่ทราบความเข้มข้น จนกระทั่งสารละลาย เปลี่ยนเป็น
สีน้ำตาลอมม่วง บันทึกปริมาตรสารละลายเฟอร์ริคแอมโมเนียซัลเฟต
 - 3.4 เตรียมสารละลายแบลงค์ โดยเติมโซเดียมไฮดรอกไซด์เข้มข้น 17.5
เปอร์เซ็นต์ปริมาตร 5 มิลลิลิตร ใส่ในขวดรูปชมพู่ขนาด 250 มิลลิลิตรที่มี
น้ำกลั่นบรรจุ อยู่ ปริมาตร 5 มิลลิลิตร แล้วนำไปทดลองด้วยกรรมวิธี
เดียวกับข้อ 3.1 ถึง 3.3

3.5 การคำนวณ

$$\alpha - \text{cellulose}(\%) = 100 - \left(\frac{137(V_2 - V_1) \times N}{A \times W} \right)$$

V_1 = ปริมาตรเฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟต ที่ใช้ไตเตรทกับสารละลาย

V_2 = ปริมาตรเฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟต ที่ใช้ไตเตรทกับสารละลายแบลงค์

N = ความเข้มข้นของ เฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟต (นอร์มัล)

A = ปริมาตรสารละลายตัวอย่าง (มิลลิลิตร)

W = น้ำหนักชีวมวล (กรัม)

4. การวิเคราะห์ปริมาณ γ - เซลลูโลส

4.1 นำละลายตัวอย่างจากข้อ 2. ปริมาตร 50 มิลลิลิตร ใส่ลงในปิเกตอร์เดิม กรดซัลฟูริกเข้มข้น 3 นอร์มัล 50 มิลลิลิตร ที่อุณหภูมิ 70 - 90 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 2 - 3 นาที ปลอ่ยให้ตกตะกอนอย่างสมบูรณ์ กรองสารละลายโดยเก็บของเหลวไว้เพื่อทำการวิเคราะห์

4.2 นำสารละลายใส่ที่กรองได้ไปวิเคราะห์วิธีการเดียวกันกับข้อ 3.1 ถึง 3.3

4.3 ทำการคำนวณปริมาณ γ - cellulose

$$\gamma - \text{Cellulose} = \left(\frac{137(V_3 - V_4) \times N}{A \times W} \right)$$

V_3 = ปริมาตรเฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟตที่ใช้ไตเตรท ตัวอย่าง

V_4 = ปริมาตรเฟอร์รัสแอมโมเนียซัลเฟตที่ใช้ไตเตรท แบลงค์

5. การวิเคราะห์ปริมาณ β - เซลลูโลส (เฮมิเซลลูโลส)

การคำนวณ

$$\beta - \text{cellulose} = 100 - ((\alpha - \text{cellulose}) + (\gamma - \text{cellulose}))$$

6. วิธีวิเคราะห์ปริมาณลิกนิน

คำนวณได้จาก ลิกนิน = 100 - ร้อยละของเซลลูโลส - ร้อยละของเฮมิเซลลูโลส - ร้อยละของเถ้า และสารที่สามารถสกัดออกได้

7. วิธีวิเคราะห์เถ้า

7.1 เครื่องมือ

1. เตาเผา
2. ครุชชีเบลและฝาปิด
3. เดซิเคเตอร์

7.2 วิธีการทดลอง

1. เผาครุชชีเบลในเตาเผาที่อุณหภูมิ 750 องศาเซลเซียสเป็นเวลา 1 ชั่วโมง
2. นำครุชชีเบลเก็บไว้ในเดซิเคเตอร์เพื่อทำการลดอุณหภูมิ
3. ชั่งน้ำหนักครุชชีเบลพร้อมฝา
4. ชั่งน้ำหนักชีวมวลแห้ง 1 กรัม แล้วนำไปบรรจุใส่ในครุชชีเบล
5. เผาครุชชีเบลที่อุณหภูมิ 750 องศาเซลเซียส เป็นเวลาประมาณ 2 ชั่วโมง
6. ลดอุณหภูมิครุชชีเบลโดยการนำมาวางไว้ที่อุณหภูมิห้อง ชั่งน้ำหนักพร้อมบันทึกผล การทดลอง

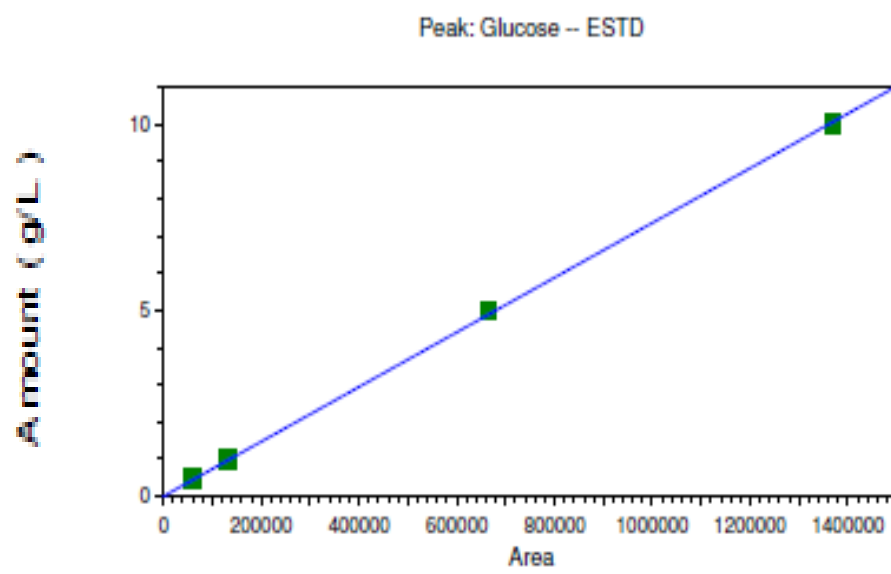
การคำนวณ

$$A = W_1 - W_2$$

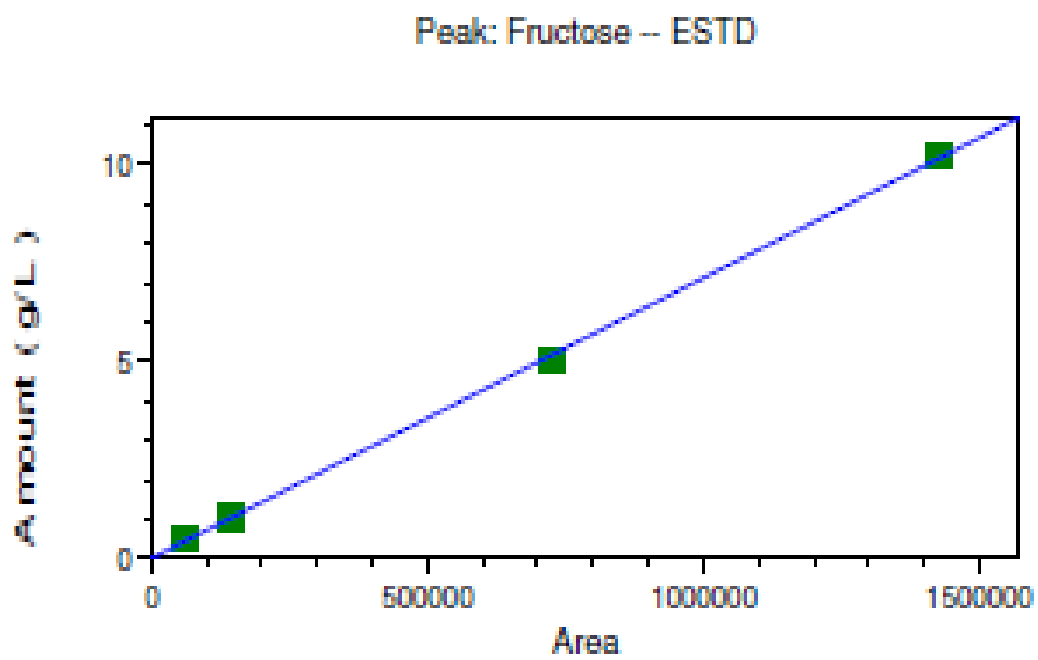
เมื่อ	A	=	ปริมาณเถ้าของเถ้า (กรัม)
	W_1	=	น้ำหนักของครุชชีเบลที่มีเถ้า (กรัม)
	W_2	=	น้ำหนักของครุชชีเบล (กรัม)

ภาคผนวก ข

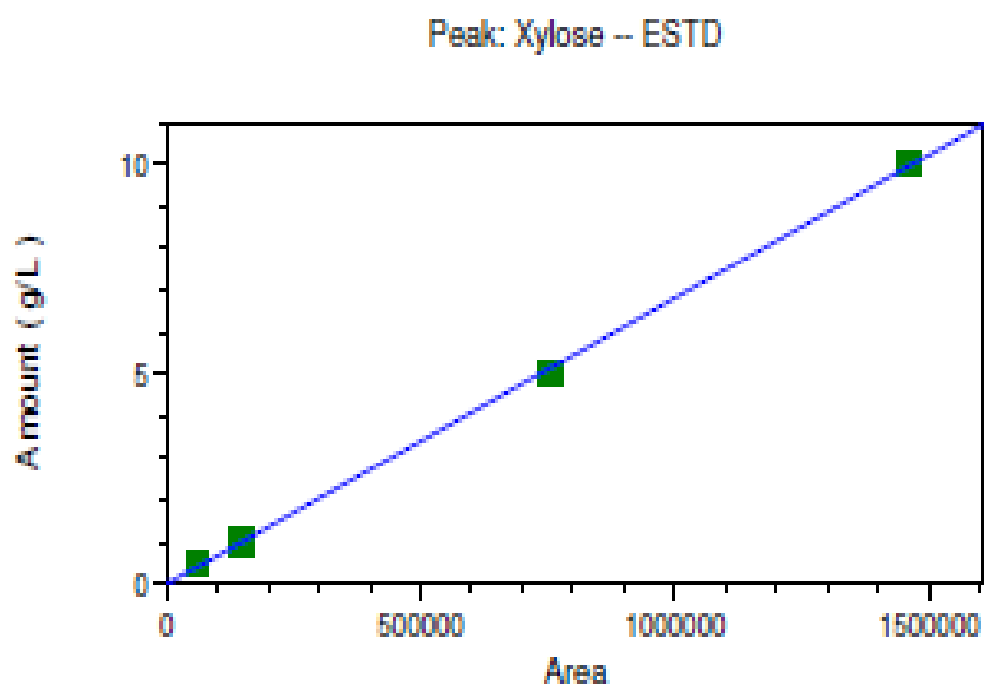
เส้นกราฟ มาตรฐาน และ ตัวอย่าง โครมาโทแกรม HPLC



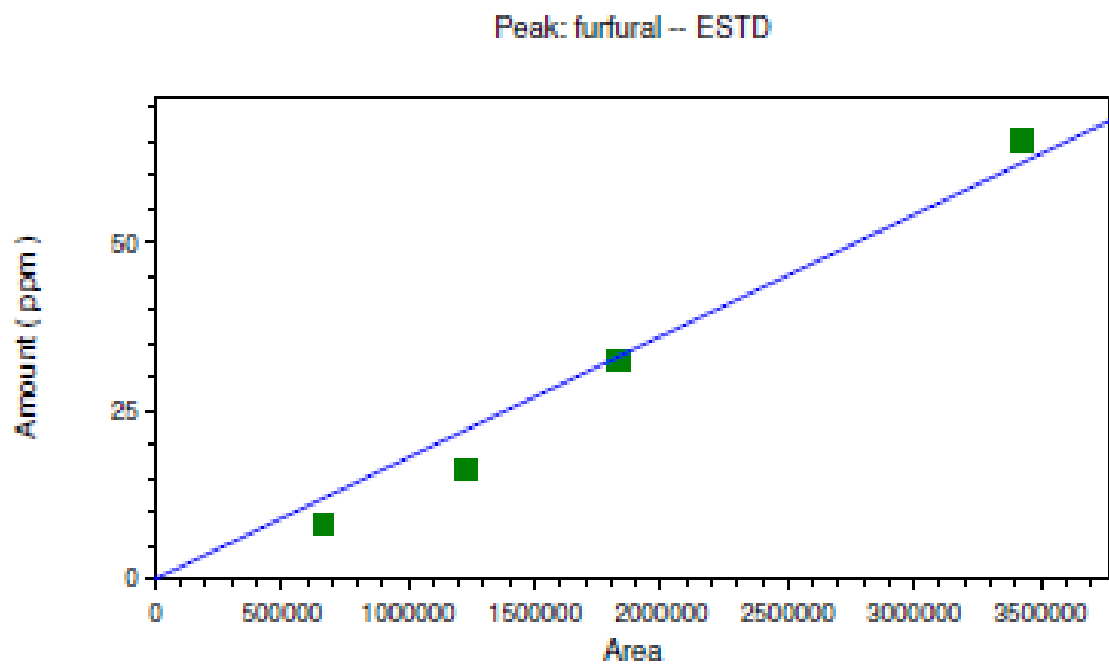
รูปที่ ๑.1 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาน้ำตาลกลูโคสด้วยเครื่อง HPLC



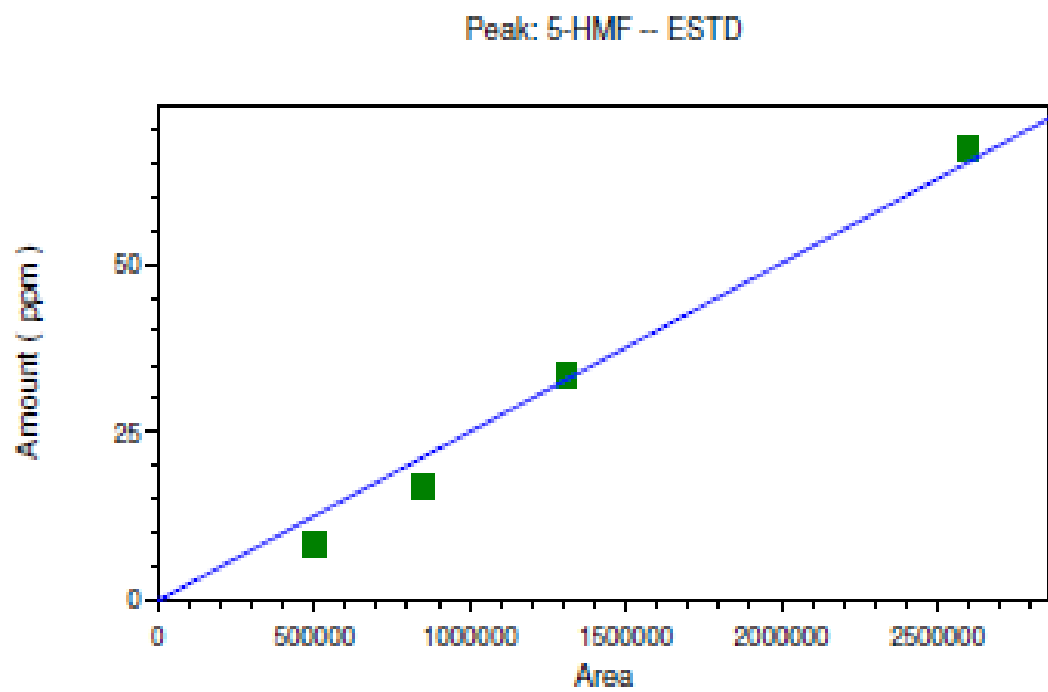
รูปที่ ๒.2 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาน้ำตาลฟรุกโตสด้วยเครื่อง HPLC



รูปที่ ๓.3 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาน้ำตาลไซโลสด้วยเครื่อง HPLC



รูปที่ ๓.4 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหาเฟอฟูรอลด้วยเครื่อง HPLC



รูปที่ ๒.5 กราฟมาตรฐานสำหรับตรวจหา 5-HMF ด้วยเครื่อง HPLC

ภาคผนวก ค

ข้อมูลดิบที่ได้จากการทดลอง

ข้อมูลดิบที่ได้จากการทดลอง

1. การศึกษาการปรับสภาพเหง้ามันสำปะหลัง

1.1 ผลจากการวิเคราะห์ปริมาณส่วนประกอบในเหง้ามันสำปะหลัง ที่ผ่านการปรับ

ตารางที่ ค.1 องค์ประกอบของ เศษรากมันสำปะหลังก่อนการปรับสภาพเบื้องต้น

องค์ประกอบ	น้ำหนักแห้ง (กรัม)		
	การทดลอง ที่ 1	การทดลอง ที่ 2	ค่าเฉลี่ย
เซลลูโลส	24.96	25.13	25.05
ลิกนิน	10.43	11.65	11.04
เฮมิเซลลูโลส	7.69	5.51	6.60
เถ้าและสารที่สกัดได้	6.92	7.71	7.31
ปริมาณสุทธิ	50	50	50

ตารางที่ ค.2 องค์ประกอบของเศษรากมันสำปะหลังที่ปรับสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ

ตัวอย่าง	อุณหภูมิในการ ปรับสภาพ (องศา เซลเซียส)	เซลลูโลส (g)	เฮมิเซลลูโลส (g)	ลิกนิน (g)	เถ้าและสารที่สามารถ ที่สกัดได้ (g)
เศษรากมัน	150	24.48	5.69	10.03	5.21
สำปะหลังที่	160	23.97	5.17	9.54	4.03
ผ่านการปรับ	170	18.88	4.47	6.35	4.02
สภาพแล้ว	180	19.81	2.12	5.02	4.46

ตารางที่ ค.3 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับปรุงสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ

อุณหภูมิในการ ปรับปรุงสภาพ (องศาเซลเซียส)	ความเข้มข้นกลูโคส (กรัม/ลิตร)				ความเข้มข้น เฉลี่ย
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
150	9.48	9.15	9.57	9.26	9.36
160	10.45	11.55	10.87	11.64	11.13
170	13.65	15.67	14.36	13.35	14.26
180	38.16	35.35	33.48	35.16	35.54
190	30.23	32.63	28.29	29.49	30.16

ตารางที่ ค.4 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยการใส่เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับปรุงสภาพเบื้องต้นที่อุณหภูมิต่างๆ

อุณหภูมิในการ ปรับปรุงสภาพ (องศาเซลเซียส)	ร้อยละผลได้กลูโคส(%)				ค่าเฉลี่ยร้อยละ ผลได้(%)
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
150	20.88	19.80	20.04	20.20	20.23
160	21.20	25.37	21.18	25.73	23.37
170	26.67	28.91	31.53	25.59	28.17
180	71.93	69.70	59.81	77.25	69.67
190	53.72	66.10	55.88	61.82	59.38

ตารางที่ ค.5 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับปรุงสภาพเบื้องต้นภายใต้ความดันต่างๆ

ความดัน (บาร์)	ความเข้มข้นกลูโคส (กรัม/ลิตร)				ความเข้มข้น เฉลี่ย
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
5	11.85	10.56	10.76	12.44	11.41
7.5	18.60	17.53	18.97	17.15	18.06
10	38.16	31.35	32.48	28.16	32.54
12.5	31.90	32.48	30.11	32.15	31.68
15	32.41	35.48	30.18	25.15	30.81

ตารางที่ ค.6 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยการใช้เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่านการปรับปรุงสภาพเบื้องต้นภายใต้ความดันต่างๆ

ความดัน (บาร์)	ร้อยละผลได้กลูโคส(%)				ค่าเฉลี่ยร้อยละ ผลได้(%)
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
5	22.33	21.54	20.50	25.71	22.52
7.5	39.69	36.88	35.03	31.14	18.06
10	71.94	61.81	58.03	61.87	63.41
12.5	68.55	67.70	60.58	64.42	65.32
15	59.77	65.31	59.12	47.41	57.90

ตารางที่ ค.7 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่าน
การปรับสภาพเบื้องต้นที่อัตราส่วนของแข็ง ต่อน้ำต่างๆ

อัตราส่วน ของแข็ง : น้ำ	ความเข้มข้นกลูโคส (กรัม/ลิตร)				ความเข้มข้น เฉลี่ย
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
1:5	12.16	10.24	14.27	13.18	12.47
1:7.5	16.17	17.52	14.30	15.06	15.76
1:10	38.16	31.35	32.48	28.16	32.54
1:15	34.18	29.10	30.07	27.11	30.11
1:20	35.16	31.35	34.59	25.18	31.57

ตารางที่ ค.8 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่าน
การปรับสภาพเบื้องต้นที่อัตราส่วนของแข็งต่อน้ำต่างๆ

อัตราส่วน ของแข็ง : น้ำ	ร้อยละผลได้กลูโคส(%)				ค่าเฉลี่ยร้อยละ ผลได้(%)
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
1:5	23.98	22.06	30.41	24.43	25.22
1:7.5	35.16	32.38	30.81	29.98	32.09
1:10	71.94	61.81	58.03	61.87	63.41
1 : 15	69.56	58.99	54.81	49.82	58.30
1 : 20	65.18	66.36	66.43	50.26	62.06

ตารางที่ ค.9 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษรากมันสำปะหลังที่ผ่าน
การปรับสภาพเบื้องต้นที่ช่วงเวลาต่างๆ

เวลาในการปรับ สภาพเบื้องต้น (นาทีก)	ความเข้มข้นกลูโคส (กรัม/ลิตร)				ความเข้มข้น เฉลี่ย
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
3	10.83	10.66	15.10	14.39	12.74
5	28.66	29.46	27.61	27.06	28.20
10	38.16	31.35	32.48	28.16	32.54
13	33.44	34.97	32.01	30.12	32.63
15	34.18	34.48	32.48	30.48	32.91

ตารางที่ ค.10 ร้อยละผลได้ของน้ำตาลกลูโคสที่สามารถผลิตได้โดยใช้เศษรากมันสำปะหลังที่
ผ่านการปรับสภาพเบื้องต้นที่ช่วงเวลาต่างๆ

เวลาในการปรับ สภาพเบื้องต้น (นาทีก)	ร้อยละผลได้กลูโคส(%)				ค่าเฉลี่ย ร้อยละ ผลได้(%)
	การทดลองที่				
	1	2	3	4	
3	23.48	21.83	30.23	29.22	26.19
5	59.15	64.61	50.12	54.19	57.02
10	71.94	61.81	58.03	61.87	63.41
13	68.64	68.36	59.16	54.35	62.63
15	66.95	69.25	67.86	63.79	66.97

ภาคผนวก ง

น้ำหนักเศษรากมันสำปะหลังก่อนและหลังการปรับสภาพเบื้องต้น

ตารางที่ ง.1 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 150 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลองที่	น้ำหนักเริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลังการปรับสภาพเบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.73	250.68	45.42
2	50.41	246.23	47.32
3	50.91	238.39	45.24
4	50.70	248.24	45.57

ตารางที่ ง.2 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 160 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลองที่	น้ำหนักเริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลังการปรับสภาพเบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.87	230.99	43.63
2	50.69	250.01	41.36
3	50.84	221.77	43.50
4	50.57	251.56	40.78

ตารางที่ ง.3 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 170 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.06	222.39	31.64
2	50.76	209.98	30.68
3	50.80	249.84	33.52
4	50.60	218.13	33.73

ตารางที่ ง.4 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.07	214.59	27.60
2	50.21	224.41	31.40
3	50.19	203.38	35.65
4	50.19	250.06	34.55

ตารางที่ ง.5 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 190 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.12	202.29	27.96
2	50.04	230.60	27.80
3	50.90	224.83	29.63
4	50.69	238.60	29.85

ตารางที่ ง.6 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:5 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.92	224.37	40.41
2	50.64	245.10	44.34
3	50.14	242.49	38.28
4	50.78	210.83	39.65

ตารางที่ ง.7 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:7.5 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.53	247.37	36.17
2	50.96	210.42	36.88
3	50.03	245.22	38.60
4	50.41	226.62	37.01

ตารางที่ ง.8 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:12.5 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.29	231.64	32.58
2	50.96	230.74	32.05
3	50.24	207.506	30.80
4	50.82	209.22	32.72

ตารางที่ ง.9 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิตั้งที่ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:20 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.09	210.99	26.20
2	50.54	240.92	33.21
3	50.05	218.59	25.12
4	50.94	227.17	35.32

ตารางที่ ง.10 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิตั้งที่ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 5 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.33	214.39	40.21
2	50.19	232.07	43.03
3	50.04	216.80	42.00
4	50.09	235.09	39.30

ตารางที่ ง.11 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 7.5 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.98	242.96	36.83
2	50.23	239.43	36.43
3	50.31	214.21	35.52
4	50.22	206.64	37.77

ตารางที่ ง.12 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 12.5 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.33	244.11	29.45
2	50.56	237.27	28.96
3	50.60	228.99	30.39
4	50.94	228.11	29.40

ตารางที่ ง.13 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 20 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 10 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.93	209.94	28.84
2	50.81	209.51	25.82
3	50.80	222.98	30.02
4	50.16	214.54	33.63

ตารางที่ ง.14 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 3 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.97	246.81	42.83
2	50.34	232.96	42.19
3	50.23	227.78	36.52
4	50.16	231.21	38.18

ตารางที่ ง.15 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิตั้งที่ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 5 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.71	234.91	32.48
2	50.09	249.70	32.57
3	50.79	206.59	38.72
4	51.00	228.00	34.32

ตารางที่ ง.16 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิตั้งที่ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 13 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.65	233.61	27.74
2	50.28	222.53	25.54
3	50.35	210.37	29.94
4	50.11	205.43	29.49

ตารางที่ ง.17 น้ำหนักของเศษรากมันสำปะหลังก่อน และ หลังการปรับสภาพเบื้องต้น ที่อุณหภูมิ 180 องศาเซลเซียส อัตราส่วนของแข็ง : น้ำ 1:10 ความดันเริ่มต้น 10 บาร์ เวลาในการทำปฏิกิริยา 15 นาที

การทดลอง ที่	น้ำหนัก เริ่มต้น	น้ำหนักเปียกหลัง การปรับสภาพ เบื้องต้น	น้ำหนักแห้งหลังการ ปรับสภาพเบื้องต้น
1	50.27	222.96	29.01
2	50.50	228.58	30.68
3	50.28	237.83	31.13
4	50.96	238.23	32.26

ประวัติผู้เขียนวิทยานิพนธ์

นาย ธนกร นวรัตน์ไพบูลย์ เกิดเมื่อวันที่ 14 มกราคม 2530 ที่จังหวัดกรุงเทพมหานคร สำเร็จการศึกษาระดับมัธยมศึกษาปีที่ 6 จากโรงเรียนอัสสัมชัญกรุงเทพ สำเร็จการศึกษาระดับปริญญาตรีวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต สาขาวิศวกรรมนาโน คณะ วิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา 2551 และเข้าศึกษาต่อในหลักสูตรวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต สาขาเทคโนโลยีเชื้อเพลิง ภาควิชาเคมีเทคนิค คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ปีการศึกษา 2552