

สารบัญเรื่อง

	หน้า
กิตติกรรมประกาศ	ก
บทคัดย่อภาษาไทย	ข
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ	ค
สารบัญเรื่อง	ง
สารบัญตาราง	ฉ
สารบัญภาพ	ช
บทที่ 1 บทนำ	
1.1 ที่มาและความสำคัญของปัญหา	1
1.2 วัตถุประสงค์ของโครงการวิจัย	2
1.3 ขอบเขตของโครงการวิจัย	3
1.4 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ	3
บทที่ 2 การตรวจเอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	
2.1 เอกสารออล	4
2.2 วัตถุดิบที่ใช้ในการผลิตເອຫານออล	8
2.3 ยีสต์	11
2.4 แก่นตะวัน	13
2.5 กระบวนการหมัก	14
2.6 ปัจจัยที่มีอิทธิพลต่อการหมักเพื่อผลิตເອຫານออล	18
2.7 งานวิจัยที่เกี่ยวข้องกับการผลิตເອຫານออลโดยแก่นตะวัน	21
บทที่ 3 วัสดุ อุปกรณ์ และวิธีการทดลอง	
3.1 จุลินทรีย์และวัตถุดิบ	24
3.2 อุปกรณ์ และสารเคมี	25
3.3 วิธีการทดลอง	26
3.4 การคำนวณ	31
บทที่ 4 ผลการทดลองและวิจารณ์	
4.1 ผลการวิเคราะห์องค์ประกอบทางเคมีของวัตถุดิบ (แก่นตะวัน)	33
4.2 ผลการศึกษาความเป็นไปได้ในการใช้น้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ไม่ผ่านการย่อยเป็นวัตถุดิบในการเจริญและผลิตເອຫານออลโดยใช้ <i>S. cerevisiae</i>	34
4.3 ผลการทดสอบการหมักເອຫານออลโดยใช้น้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ผ่านการย่อยด้วยกรดและเอนไซม์เป็นวัตถุดิบในการหมัก โดยใช้ <i>S. cerevisiae</i>	35
4.4 ผลการศึกษาหาสภาวะที่เหมาะสมในการผลิตເອຫານออลจากน้ำคั้นหัวแก่นตะวันโดย <i>S. cerevisiae</i> โดยวิธีการหมักแบบคง	39
4.4.1 ผลการแปรผันปริมาณเชื้อรึ่นตันที่ 10^6 เชลล์ต่อมิลลิลิตร และปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 250, 300 และ 350 กรัมต่อลิตร	39

สารบัญเรื่อง (ต่อ)

4.4.2 ผลการแปรผันปริมาณเชื้อเริ่มต้นที่ 10^7 เซลล์ต่อมิลลิลิตร และปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 250, 300 และ 350 กรัมต่อลิตร	41
4.4.3 ผลการแปรผันปริมาณเชื้อเริ่มต้นที่ 10^8 เซลล์ต่อมิลลิลิตร และปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 250, 300 และ 350 กรัมต่อลิตร	43
4.4.4 ผลการศึกษาค่าความเป็นกรดด่างที่เหมาะสมต่อการผลิตເອທານອລ	47
4.4.5 ผลการศึกษาของแหล่งในໂຕເຈນและความเข้มข้นของปริมาณในໂຕເຈນ	48
4.5 การศึกษาการผลิตເອທານອລจากน้ำคั้นหัวแก่นตะวันในถังหมักขนาด 5 ลิตร	49
4.6 ผลการศึกษาปริมาณของเอนไซม์อินูลินเนสที่ใช้อยู่สารอินูลินในหัวแก่นตะวันเพื่อการผลิตເອທານອລ	51
4.7 ผลการศึกษาวิธีการย่อยสารอินูลินในหัวแก่นตะวันโดยใช้กรดร่วมกับเอนไซม์	51
บทที่ 5 สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ	
5.1 สรุปผลการทดลอง	53
5.2 ข้อเสนอแนะ	55
เอกสารอ้างอิง	56
ภาคผนวก	59

สารบัญตาราง

	หน้า
ตารางที่ 2.1 คุณสมบัติทางกายภาพของ醪านอล	5
ตารางที่ 2.2 เปรียบเทียบปริมาตรของ醪านอลที่ผลิตได้จากวัตถุดิบชนิดต่างๆ	11
ตารางที่ 2.3 การเปรียบเทียบต้นทุนการผลิต醪านอลจากวัตถุดิบชนิดต่างๆ	11
ตารางที่ 2.4 ส่วนประกอบของอาหารเลี้ยงเชื้อ	13
ตารางที่ 2.5 ข้อแตกต่างของระบบต่อเนื่องแบบ Chemostat และแบบ Turbidostat	18
ตารางที่ 4.1 แสดงองค์ประกอบทางเคมีของน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวัน	33
ตารางที่ 4.2 แสดงองค์ประกอบทางเคมีของน้ำคั้นแก่นตะวันทั้งก่อนและหลังการย่อย	35
ตารางที่ 4.3 เปรียบเทียบค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากวัตถุดิบที่ผ่านการย่อยอินซูลินที่สภาวะต่างๆ	39
ตารางที่ 4.4 การเปรียบเทียบค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันภายใต้สภาวะการแปรผันบวมตามน้ำตาลและเชื้อเริ่มต้นที่ระดับต่างๆ กัน ที่ระยะเวลาในการหมัก 48 ชั่วโมง	46
ตารางที่ 4.5 การเปรียบเทียบค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันภายใต้สภาวะการแปรผันบวมตามน้ำตาลและเชื้อเริ่มต้นที่ระดับต่างๆ กัน ที่ระยะเวลาในการหมัก 72 ชั่วโมง	47
ตารางที่ 4.6 การเปรียบเทียบค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันเพื่อการผลิต醪านอลโดยยีสต์ <i>S. cerevisiae</i> ภายใต้การแปรผันค่า pH เริ่มต้นในการหมัก	48
ตารางที่ 4.7 การเปรียบเทียบค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันเพื่อผลิต醪านอลโดยยีสต์ <i>S. cerevisiae</i> ภายใต้การแปรผันชนิดและความเข้มข้นของแหล่งในโตรเจนแต่ละชนิด	49
ตารางที่ 4.8 พารามิเตอร์ทางจลนพลศาสตร์ของการผลิต醪านอลจากน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันโดยยีสต์ <i>S. cerevisiae</i> ในถังหมักขนาด 5 ลิตร	50
ตารางที่ 4.9 ค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากน้ำคั้นหัวแก่นตะวันโดยการแปรผันปริมาณเอนไซม์อินซูลิน เนสท์ใช้ถ่ายสารอินซูลินในหัวแก่นตะวัน ที่ระยะเวลาในการหมัก 48 ชั่วโมง	51
ตารางที่ 4.10 การเปรียบเทียบค่าพารามิเตอร์ในการหมัก醪านอลจากน้ำคั้นหัวแก่นตะวันที่ผ่านการย่อยสารอินซูลินด้วยกรดชัลฟิวเริกเข้มข้นร่วมกับความร้อนที่ 80 องศาเซลเซียส (1) ด้วยเอนไซม์ที่ความเข้มข้น 20 หน่วยต่อกรัมวัตถุดิบ (2) ด้วยเอนไซม์ที่ความเข้มข้น 100 หน่วยต่อกรัมวัตถุดิบ (3) ด้วยกรดร่วมกับเอนไซม์ที่ความเข้มข้น 20 หน่วยต่อกรัมวัตถุดิบ (4) และ ด้วยกรดร่วมกับเอนไซม์ที่ความเข้มข้น 100 หน่วยต่อกรัมวัตถุดิบ (5)	52

สารบัญภาพ

	หน้า
ภาพที่ 2.1 การเปลี่ยนแปลงกลูโคสเป็นเพรูวิทโดยวีโกลโคไลซ์	7
ภาพที่ 2.2 การเปลี่ยนแปลงของกรดไฟวิคไปเป็นเอทานอลในสภาพที่ไม่มีอากาศ	8
ภาพที่ 2.3 การย่อยเซลลูโลส หรือเยมิเซลลูโลสเป็นน้ำตาลกลูโคสด้วยกระบวนการไฮโดรไลซ์	9
ภาพที่ 2.4 การเปลี่ยนน้ำตาลไปเป็นเอทานอลด้วยกระบวนการหมัก	9
ภาพที่ 2.5 แสดงการเปลี่ยนน้ำตาลไข่โคลสไปเป็นเอทานอล	10
ภาพที่ 2.6 หัวแก่นตะวัน ใน ตอก	14
ภาพที่ 2.7 ลักษณะการเจริญเติบโตของจุลินทรีย์ในการหมักแบบกง	15
ภาพที่ 3.1 ลักษณะของหัวแก่นตะวันพันธุ์ KKU ACC 001 ที่ใช้เป็นวัตถุดิบในการหมักเอทานอล	24
ภาพที่ 4.1 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการหมักน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ไม่ผ่านการย่อยอินูลินโดยเชื้อ <i>S. cerevisiae</i>	34
ภาพที่ 4.2 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการหมักน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ผ่านการย่อยด้วยกรดร่วมกับความร้อนที่อุณหภูมิ 60°C โดยเชื้อ <i>S. cerevisiae</i>	37
ภาพที่ 4.3 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการหมักน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ผ่านการย่อยด้วยกรดร่วมกับความร้อนที่อุณหภูมิ 80°C โดยเชื้อ <i>S. cerevisiae</i>	37
ภาพที่ 4.4 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการหมักน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ผ่านการย่อยด้วยกรดร่วมกับความร้อนที่อุณหภูมิ 100°C โดยเชื้อ <i>S. cerevisiae</i>	38
ภาพที่ 4.5 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการหมักน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันที่ผ่านการย่อยด้วยเอนไซม์อินูลินเนสโดยเชื้อ <i>S. cerevisiae</i>	38
ภาพที่ 4.6 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 250 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^6 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	40
ภาพที่ 4.7 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 300 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^6 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	40
ภาพที่ 4.8 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 350 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^6 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	41
ภาพที่ 4.9 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 250 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^7 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	42
ภาพที่ 4.10 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 300 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^7 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	42
ภาพที่ 4.11 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 350 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^7 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	43
ภาพที่ 4.12 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเอทานอลโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 250 กรัมต่อลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^8 เชลล์ต่อมิลลิลิตร	44

สารบัญภาพ

	หน้า
ภาพที่ 4.13 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเชื้อราโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 300 กรัมต่อ ลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^8 เซลล์ต่อลิตร	44
ภาพที่ 4.14 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการผลิตเชื้อราโดยการแปรผันปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่ 350 กรัมต่อ ลิตร และปริมาณเชื้อเริ่มต้น 1×10^8 เซลล์ต่อลิตร	45
ภาพที่ 4.15 การเปลี่ยนแปลงในระหว่างการหมักน้ำคั้นจากหัวแก่นตะวันเพื่อผลิตเชื้อราโดยยีสต์ <i>S. cerevisiae</i> ในถังหมักขนาด 5 ลิตร	50