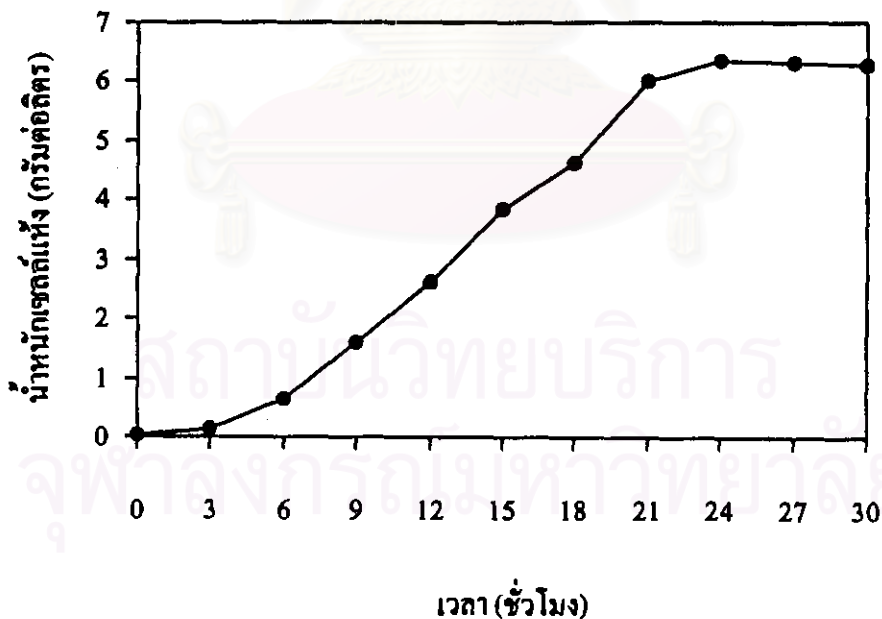


บทที่ 3

ผลการทดลอง

3.1 การศึกษาลักษณะการเจริญของ *C. oleophila* C-73 ในอาหารเหลวสำหรับการเจริญเติบโต

ศึกษาการเจริญของยีสต์ *C. oleophila* C-73 โดยทำการเลี้ยงเชื้อในอาหารเหลว (YM-medium) ตามวิธีการทดลองในข้อ 2.2.4 ความกุ่มอุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส บ่มบนเครื่องเขย่าด้วยความเร็ว 300 รอบต่อนาที เก็บตัวอย่างทุก 3 ชั่วโมง ติดตามการเจริญโดยหาน้ำหนักแห้งของเซลล์ ตามวิธีข้อ 2.2.9.1 ผลการทดลองแสดงดังรูปที่ 3



รูปที่ 3 การเจริญของ *C. oleophila* C-73 ในอาหารเหลว Yeast Malt Extract ที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส เขย่าด้วยความเร็ว 300 รอบต่อนาที

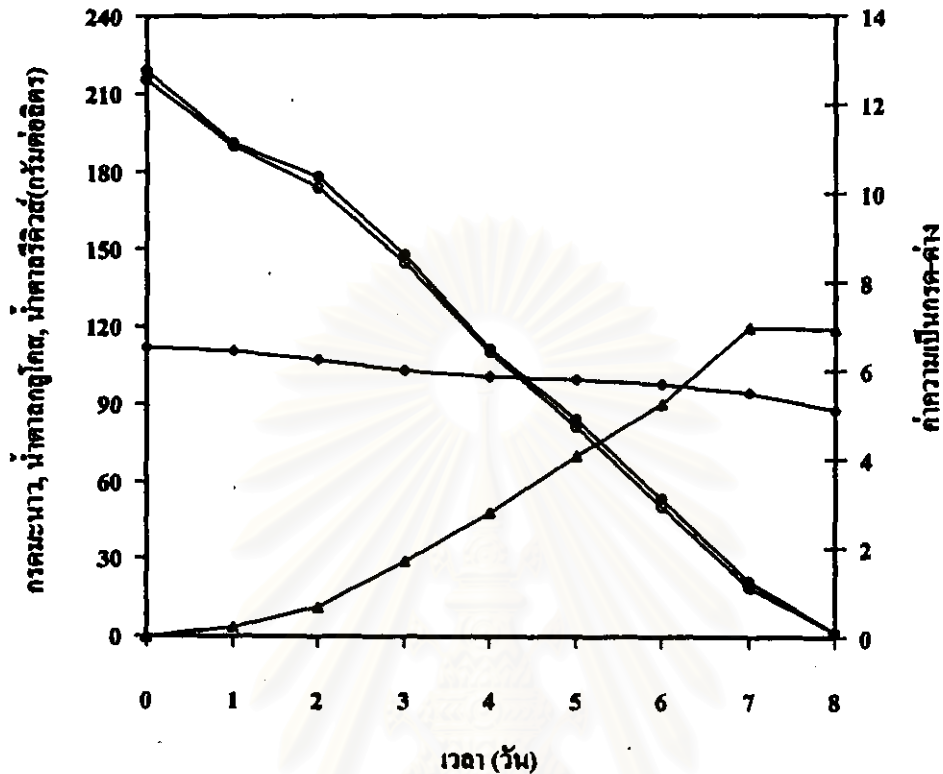
พบว่า การเจริญของเชื้อเริ่มเข้าสู่การเจริญในระยะทวีคูณ (Logarithmic phase) ตั้งแต่ชั่วโมงที่ 3 จนถึงชั่วโมงที่ 21 และเข้าสู่ระยะคงที่ (Stationary phase) ในชั่วโมงที่ 21 ถึงชั่วโมงที่ 30 การทดลองจึงเลือกใช้ช่วงเวลาของการเจริญในช่วงกลางของระยะทวีคูณ (Mid-logarithmic phase) คือชั่วโมงที่ 15 นำเซลล์ไปทำการตรึงเซลล์ และนำไปผลิตกรดอะมิโนต่อไป

3.2 การศึกษาสภาวะที่เหมาะสมในการผลิตกรดอะมิโนจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 ในถังหมัก ขนาด 5 ลิตร

3.2.1 ผลของอัตราการกวนอาหารเลี้ยงเชื้อ

การศึกษาการผลิตกรดอะมิโนจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 ในระดับขวดเขย่าของภรณ์ ทิมปิบุตร (2538) ได้ใช้ความเร็วรอบการเขย่า 300 รอบต่อนาที ปริมาณเซลล์ตรึงเริ่มต้น 10 กรัมเมื่อเซลล์ตรึงต่อลิตรอาหารเลี้ยงเชื้อ ให้ผลผลิตกรดอะมิโนเป็นที่น่าพอใจ ในการผลิตกรดอะมิโนจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 ในระดับถังหมักขนาด 5 ลิตร จึงจำเป็นต้องศึกษาหาอัตราการกวนของใบพัดในถังหมักที่เหมาะสม งานวิจัยนี้ได้ทำการแปรผันอัตราการกวนสารอาหารในช่วง 300-700 รอบต่อนาที ใช้จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 10 กรัมเมื่อเซลล์ตรึงต่อลิตรของอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดอะมิโน มีปริมาณน้ำตาลกลูโคสได้จากการย่อยแป้งมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์ 200 กรัมต่อลิตร (ภาคผนวก ก) อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการให้อากาศ 1 vvm. เก็บตัวอย่างเพื่อมาวิเคราะห์ทุก 24 ชั่วโมง

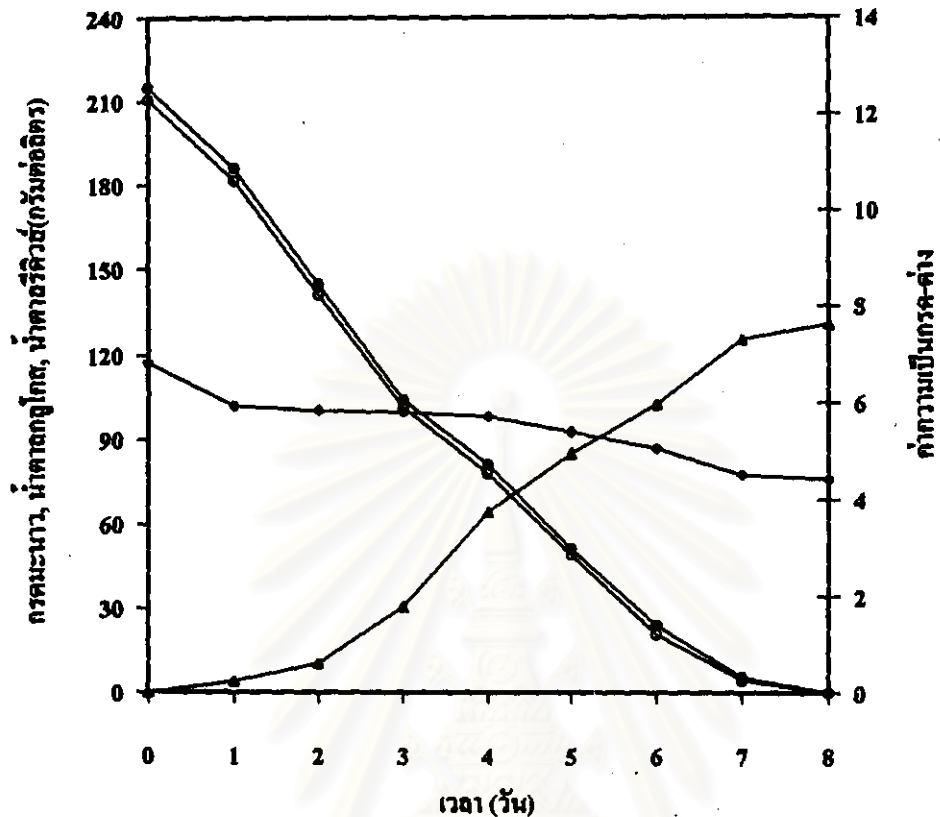
ผลการทดลองเมื่อควบคุมอัตราการกวน 300 รอบต่อนาที แสดงในรูปที่ 4 ก. อัตราการผลิตกรดอะมิโนประมาณ 22.71 กรัมต่อลิตรต่อวัน ผลผลิตกรดอะมิโนสูงสุดเท่ากับ 119.70 กรัมต่อลิตร ในวันที่ 7 ของการหมัก



รูปที่ 4ก. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร โดยเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 10 กรัมเมล็ดเซลล์ตรึงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 300 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm

- | | | | |
|---|--------------|---|---------------------|
| ▲ | กรดมะนาว | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำตาลรีวิซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

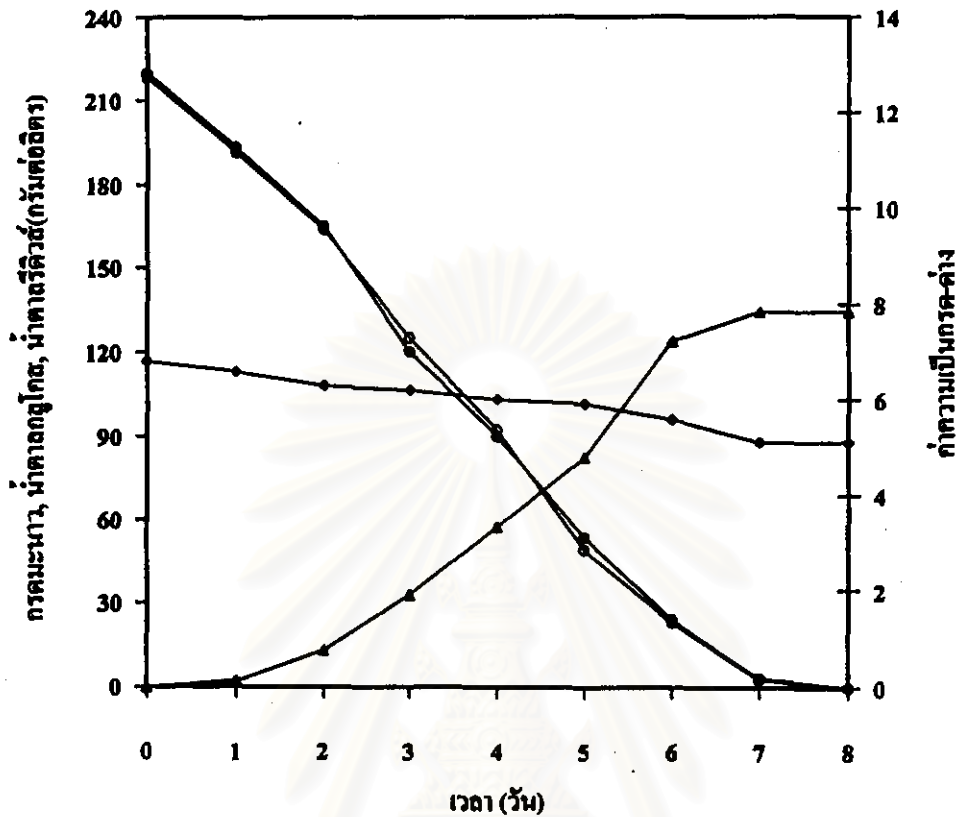
เมื่อเพิ่มความเร็วรอบในการกวนอาหารเป็น 400 รอบต่อนาที ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 4ข อัตราการผลิตกรดมะนาวเพิ่มมากขึ้นเป็น 23.88 กรัมต่อลิตรต่อวัน ผลผลิตกรดมะนาวสูงสุดเท่ากับ 130.38 กรัมต่อลิตร ในวันที่ 7 ของการหมัก ค่าความเป็นกรด-ด่างของน้ำหมักลดลงเล็กน้อย



รูปที่ 4ข. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร โดยเซลล์ยีส *C. oleophila* C-73 จำนวนเซลล์ยีสเริ่มต้น 10 กรัมเมื่อเซลล์ยีสต่อลิตร ความจุหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 400 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm

- | | | | |
|---|--------------|---|--------------------|
| ▲ | กรดมะนาว | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำตาลรีวิซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรดต่าง |

เมื่อเพิ่มอัตราการกวนอาหารเลี้ยงเชื้อเป็น 500 รอบต่อนาที ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 4ค พบว่า อัตราการผลิตกรดมะนาวเพิ่มมากขึ้นเป็น 30.44 กรัมต่อลิตรต่อวัน ปริมาณกรดมะนาวสูงสุดเท่ากับ 134.03 กรัมต่อลิตร ในวันที่ 7 ของการหมัก

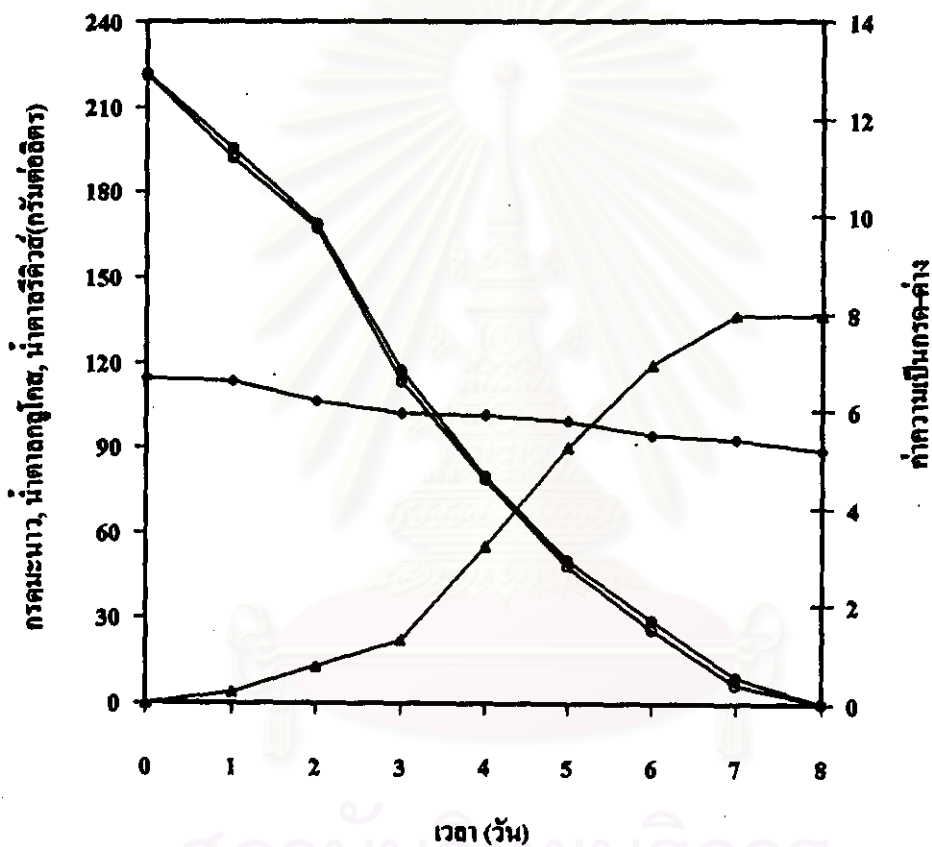


รูปที่ 4ค. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร โดยเชลต์ตรีง *C. oleophila* C-73 จำนวนเชลต์ตรีงเริ่มต้น 10 กรัมเมื่เชลต์ตรีงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 500 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

- | | | | |
|---|---------------|---|---------------------|
| ▲ | การคละนาว | ○ | น้ำคาลกฏโคต |
| ● | น้ำคาลตรีควซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

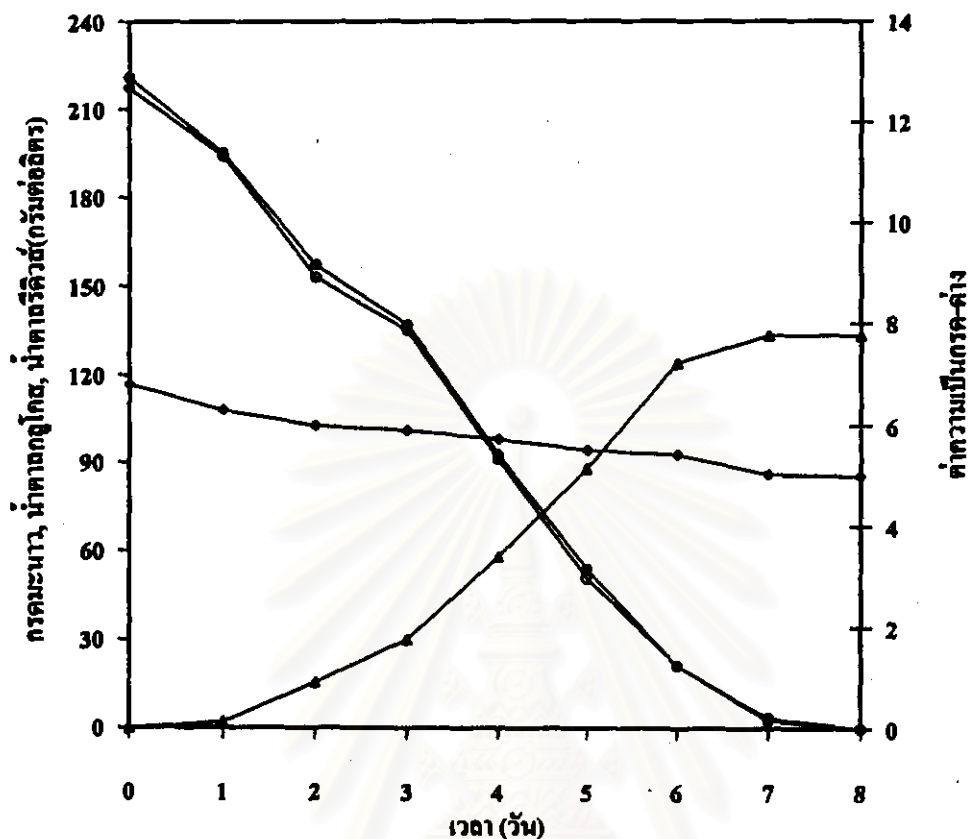
เมื่อเพิ่มอัตราการกวนอาหารเลี้ยงเชื้อเป็น 600 รอบต่อนาที ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 4ง อัตราการผลิตกรดมะนาวประมาณ 34 กรัมต่อลิตรต่อวัน ปริมาณการผลิตกรดมะนาวสูงสุดเท่ากับ 136.45 กรัมต่อลิตรในวันที่ 7 ของการหมัก แต่เมื่อทำการเพิ่มอัตราการกวนอาหารเลี้ยงเชื้อเป็น 700 รอบต่อนาที ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 4จ พบว่าอัตราการผลิตกรดมะนาวประมาณ 34 กรัมต่อลิตรต่อวัน ปริมาณกรดมะนาวสูงสุดเท่ากับ 133.04 กรัมต่อลิตรในวันที่ 7 ของการหมัก เปรียบเทียบ

ผล แสดงในรูปที่ 4 พบว่าอัตราการการอาหารเลี้ยงเชื้อ 600 รอบต่อนาที ให้ผลผลิตกรดอะนาลสูง
 สุด เมื่อคิดผลผลิตกรดอะนาล ที่ได้จากปริมาณน้ำตาลกลูโคสที่ใช้ไปเท่ากับ 61.03, 61.83, 62.05,
 63.50 และ 61.86 ตามลำดับ ดังนั้นในการทดลองต่อไปจึงเลือกใช้อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที
 ในการผลิตกรดอะนาลจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73



รูปที่ 4ง. แสดงผลการผลิตกรดอะนาลในถังหมักขนาด 5 ลิตร โดยเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73
 จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 10 กรัมเมื่อเซลล์ตรึงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศา
 เซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

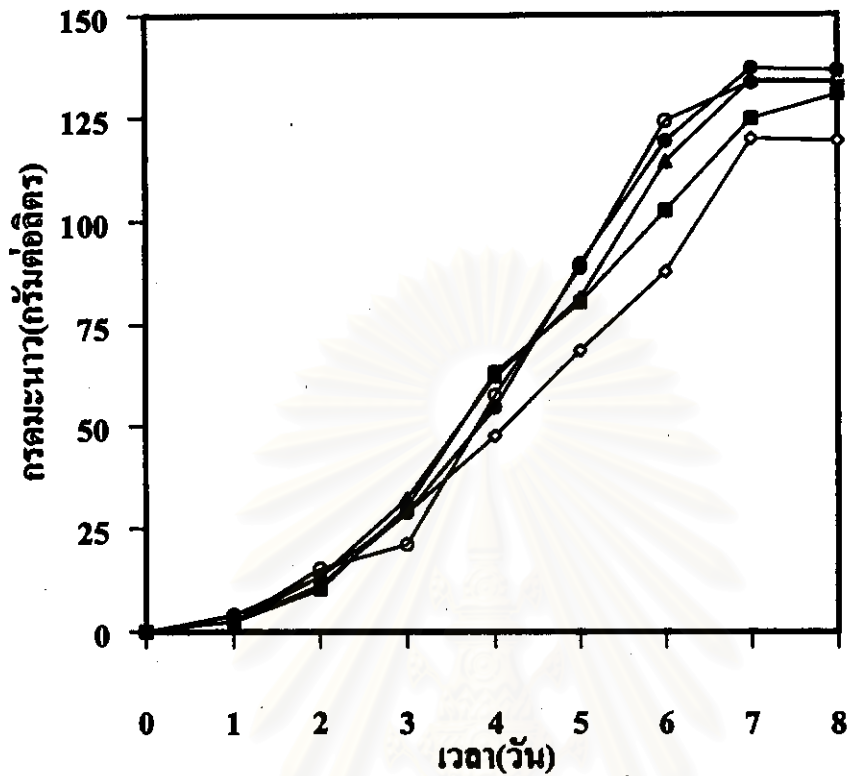
- | | | | |
|---|------------------|---|---------------------|
| ▲ | กรดอะนาล | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำยาคาลอรีติวซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |



รูปที่ 40. แสดงผลการผลิตการคละนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร โดยเชลล์คริ่ง *C. oleophila* C-73 จำนวนเชลล์คริ่งเริ่มต้น 10 กรัมเม็ดเชลล์คริ่งต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 700 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

- | | | | |
|---|---------------|---|---------------------|
| ▲ | การคละนาว | ○ | น้ำตาถลกูโคส |
| ● | น้ำตาถลรีควซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

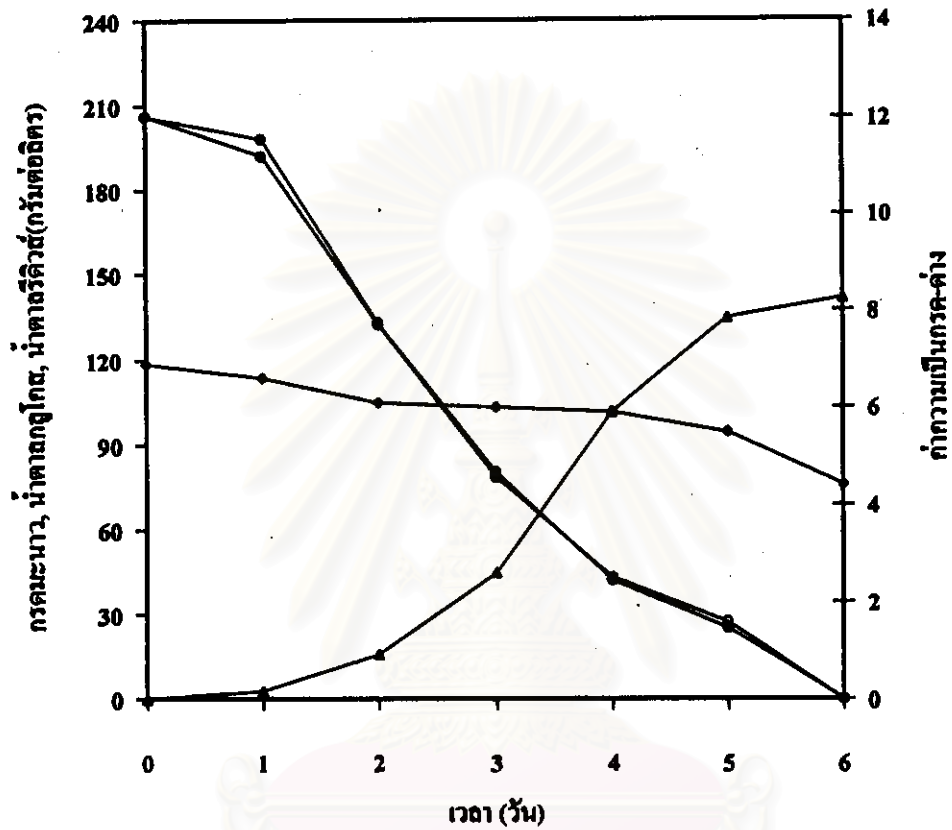


รูปที่ 4a. แสดงเปรียบเทียบผลการผลิตกรรมนาวาในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophlla* C-73 โดยการแปรผันอัตราการกวน 300, 400, 500, 600 และ 700 รอบต่อนาที จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 10 กรัมเมล็ดเซลล์ตรึงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

- ◇ 300 รอบต่อนาที
- ◆ 400 รอบต่อนาที
- ▲ 500 รอบต่อนาที
- 600 รอบต่อนาที
- 700 รอบต่อนาที

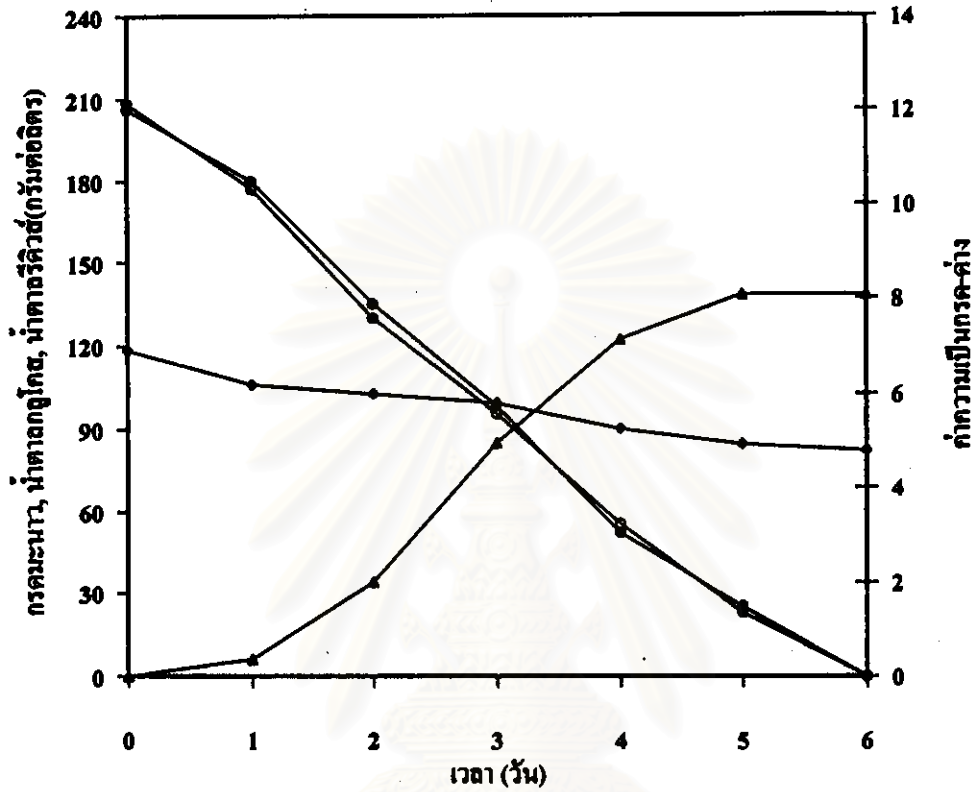
2.2 ปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้นที่เหมาะสม

การผันปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้นเพื่อให้เหมาะสมสำหรับการผลิตกรรมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ทำการแปรผันปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้นเป็น 0.4, 0.6, 0.8 กรัมต่อลิตรหรือคิดเป็น 10, 15, 20 กรัมเมล็ดเซลล์ตรงต่อลิตรอาหารเลี้ยงเชื้อตามลำดับ หมักเซลล์ตรงในอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรรมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ควบคุมการหมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. เก็บตัวอย่างทุก 24 ชั่วโมง ผลการทดลองเมื่อใช้ปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้น 10 กรัมเมล็ดเซลล์ตรงต่อลิตรอาหารเลี้ยงเชื้อแสดงในรูปที่ 4ง. ผลผลิตกรรมะนาวสูงสุดเท่ากับ 136.45 กรัมต่อลิตรในวันที่ 7 ของการหมัก เมื่อเพิ่มจำนวนเซลล์ตรงเริ่มต้น 15 กรัมต่อลิตร หรือจำนวนเซลล์ 0.6 กรัมต่อลิตร ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 5 ก. ให้ผลผลิตกรรมะนาวสูงสุดเท่ากับ 141.72 กรัมต่อลิตรในวันที่ 6 ของการหมัก อัตราการผลิตกรรมะนาวได้เท่ากับ 45 กรัมต่อลิตรต่อวัน และเมื่อเพิ่มปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้นเป็น 20 กรัมเมล็ดเซลล์ตรงต่อลิตร หรือปริมาณเซลล์ 0.8 กรัมต่อลิตร ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 5 ข. ให้ผลผลิตกรรมะนาวสูงสุดเท่ากับ 138.23 กรัมต่อลิตร ในวันที่ 6 ของการหมัก และอัตราการผลิตกรรมะนาวเท่ากับ 44 กรัมต่อลิตรต่อวัน เปรียบเทียบผลผลิตกรรมะนาวที่เมื่อใช้ปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้น 10, 15, 20 กรัมเมล็ดเซลล์ตรงต่อลิตรแสดงดังรูปที่ 5ค. พบว่าเมื่อใช้ปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้น 15 กรัมเมล็ดเซลล์ตรงต่อลิตร จะให้ผลผลิตกรรมะนาวสูงสุด ผลผลิตกรรมะนาวที่ได้เปรียบเทียบกับปริมาณน้ำตาลกลูโคสที่ถูกใช้ไปเท่ากับ 63.50, 68.75 และ 66.56 ตามลำดับ ดังนั้นปริมาณเซลล์ตรงเริ่มต้น 15 กรัมเมล็ดเซลล์ตรงต่อลิตรจึงเหมาะสมสำหรับการผลิตกรรมะนาวจากเซลล์ตรง *C. oleophila* C-73 ในถังหมักขนาด 5 ลิตร



รูปที่ 5ก. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเชลต์ครึ่ง *C. oleophila* C-73 โดยใช้จำนวนเชลต์ครึ่งเริ่มต้น 15 กรัมเมื่อเชลต์ครึ่งต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

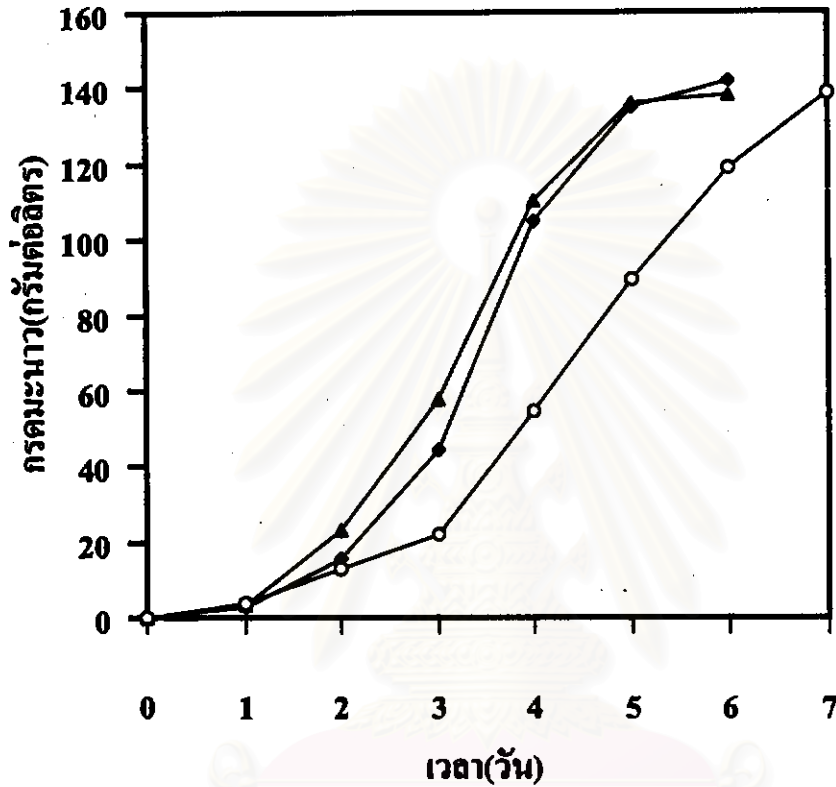
- | | | | |
|---|----------------|---|---------------------|
| ▲ | กรดมะนาว | ○ | น้ำตาถกูโคต |
| ● | น้ำตาทรีคิ้วซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |



รูปที่ 5ข. แสดงผลการผลิตกรคะมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 โดยใช้จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 20 กรัมเมื่อเซลล์ตรึงต่อลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

- | | | | |
|---|---------------|---|---------------------|
| ▲ | กรคะมะนาว | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำตาลรีคิวซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ 5ค. เปรียบเทียบการผลการผลิตกระมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเชสต์ดริง *C. oleophila* C-73 โดยใช้จำนวนเชสต์ดริงเริ่มต้น 10, 15 และ 20 กรัมเมล็ดเชสต์ดริงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

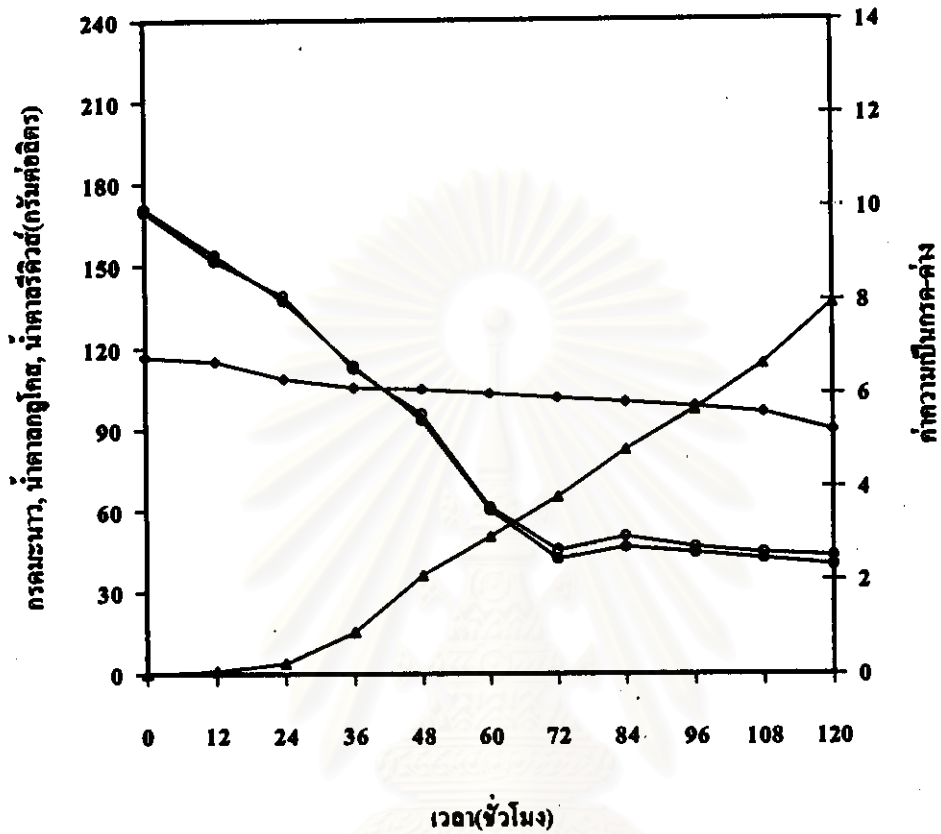
- 10 กรัมเมล็ดเชสต์ดริงต่อลิตร
- ◆ 15 กรัมเมล็ดเชสต์ดริงต่อลิตร
- ▲ 20 กรัมเมล็ดเชสต์ดริงต่อลิตร

3.2.3 ผลของกระบวนการหมักแบบ Fed-batch fermentation

จากการผลิตกรดอะมิโนจาก *C. oleophila* C-73 จะต้องใช้ปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้นสูงประมาณ คือ 200-220 กรัมต่อลิตร จึงจะให้ผลผลิตสูงสุด ซึ่งปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่สูงมาก ๆ นี้จะมีผลทำให้อัตราการเจริญเติบโตและอัตราการผลิตกรดอะมิโนช้าลง ดังนั้นจึงทำการแบ่งเติมกลูโคสที่ได้จากการย่อยแป้งด้วยเอนไซม์เข้าไปในถังหมัก ระยะเวลาที่เติมแป้งที่ผ่านการย่อยด้วยเอนไซม์โดยเริ่มเติมน้ำตาลกลูโคสที่ได้จากการย่อยแป้งด้วยเอนไซม์ในชั่วโมงที่ 48 ปริมาตร 0.50 ลิตร ในอัตรา 4.0 กรัมต่อชั่วโมง โดยมีปริมาตรอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดอะมิโนเริ่มต้น 3.0 ลิตร จำนวนเซลล์ตั้งเริ่มต้น 10 กรัมเซลล์ตั้งต่อลิตร ทำการหมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. ทำการเก็บตัวอย่างทุก 12 ชั่วโมง

ผลการทดลองที่ได้แสดงในรูปที่ 6 พบว่าอัตราการเจริญเติบโตเพิ่มมากขึ้น อัตราการผลิตกรดอะมิโนเร็วขึ้นกว่าการผลิตกรดอะมิโนโดยกระบวนการหมักแบบ Batch อัตราการผลิตกรดอะมิโนประมาณ 1.36 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง หรือเท่ากับ 32.65 กรัมต่อลิตรต่อวัน ผลผลิตกรดอะมิโนสูงสุดเท่ากับ 136.81 กรัมต่อลิตร ในวันที่ 5 ของการหมัก ดังนั้นการแบ่งเติมปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้นจึงเหมาะสำหรับการผลิตกรดอะมิโนจากเซลล์ตั้ง *C. oleophila* C-73 ในถังหมักขนาด 5 ลิตร อีกทั้งเป็นการลดปัญหาการเกิดความหนืดสูง ของน้ำหมัก

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

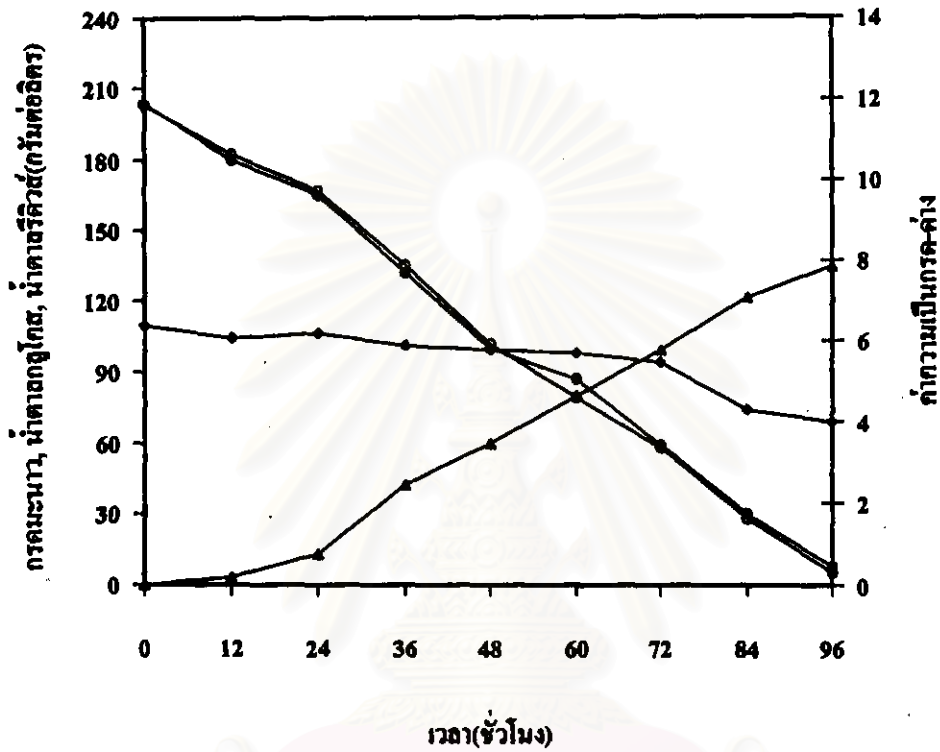


รูปที่ 6. แสดงผลการผลิตกรวมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 โดยใช้กระบวนการหมักแบบ Fed-batch fermentation จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 10 กรัมเม็ด เซลล์ตรึงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

- ▼ เวลาที่เริ่มเติมน้ำตาลกลูโคส
- | | | | |
|---|---------------|---|---------------------|
| ▲ | กรวมะนาว | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำตาลรีดิวซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

3.2.4 ผลของการผลิตกรรมนาวโดยใช้เซลล์ครึ่งที่มีขนาดเล็ก

Horitsu และคณะ (1988) และ Kautola และคณะ (1993) พบว่าเซลล์ครึ่งที่มีขนาดเล็กจะสามารถผลิตกรรมนาวได้สูงกว่าเซลล์ครึ่งที่มีขนาดใหญ่ ดังนั้นการทดลองนี้จึงทำการเปลี่ยนวิธีการครึ่งเซลล์ตามวิธีในข้อ 2.2.5.2 เป็นการครึ่งเซลล์โดยผสมเซลล์ยีสกับสารละลายไซเคียมอัลจินเนต แล้วผสมลงในมันถั่วเหลืองที่ผ่านการฆ่าเชื้อเป็นสารตัวกลางในการครึ่งเซลล์ ปั่นด้วยเครื่องกวนความเร็ว 600 รอบต่อนาทีจนกระทั่งเม็ดเจลมีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 0.5-1.0 มิลลิเมตร จึงเทสารละลายแคลเซียมคลอไรด์ความเข้มข้น 0.25 โมลาร์ลงอย่างรวดเร็วและเพิ่มความเร็วรอบในการกวนเป็น 1,000 รอบต่อนาที ประมาณ 5 นาที จากนั้นจึงกวนเบาๆ ทั้งทิ้งไว้ประมาณ 1 ชั่วโมง ถ้างเซลล์ครึ่งด้วยสารละลายแคลเซียมคลอไรด์เข้มข้น 0.25 โมลาร์และน้ำกลั่นที่ผ่านการฆ่าเชื้อแล้ว เมื่อนำไปวัดขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางของเซลล์ครึ่งพบว่าเซลล์ครึ่งที่ได้จะมีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางประมาณ 0.5-1.0 มิลลิเมตร ใช้ระยะเวลาในการครึ่งเซลล์กั้นเมื่อนำเอาเซลล์ครึ่งที่ได้จำนวน 15 กรัมเซลล์ครึ่งต่อลิตรไปผลิตกรรมนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ควบคุมการหมักที่อุณหภูมิ 28 เซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. เก็บตัวอย่างทุก 12 ชั่วโมง ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 7 ปริมาณการผลิตกรรมนาวมีค่าใกล้เคียงกันคือ 134.09 กรัมต่อลิตร แต่ระยะเวลาในการผลิตกรรมนาวเร็วขึ้นคือในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก อัตราการผลิตกรรมนาวเท่ากับ 1.65 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ดังนั้นในการทดลองต่อไปจึงใช้เซลล์ครึ่งที่มีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 0.5-1.0 มิลลิเมตร เนื่องจากเซลล์ครึ่งมีขนาดเล็กเซลล์ครึ่งมีพื้นที่ผิวสัมผัสอาหารและอากาศมากขึ้น ทำให้อัตราการผลิตกรรมนาวได้เร็วขึ้น



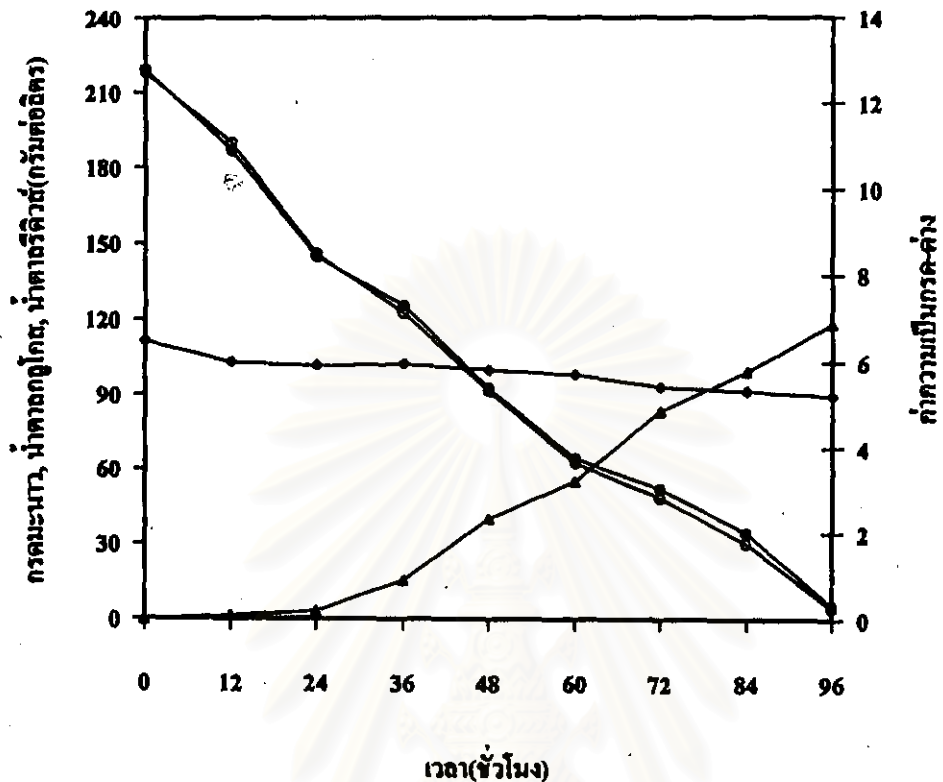
รูปที่ 7. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเชลต์ดริง *C. oleophila* C-73 โดยใช้เชลต์ดริงที่มีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 0.5-1.0 มิลลิเมตร จำนวนเชลต์ดริงเริ่มต้น 15 กรัมเมล็ดเชลต์ดริงต่อลิตร ความจุหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm.

- | | | | |
|---|-------------|---|---------------------|
| ▲ | กรดมะนาว | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำตาลรีดิซ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

3.2.5 ผลการแปรผันอัตราการให้อากาศ

การผลิตกรดอะมิโนโดยยีสต์เป็นการหมักในภาวะที่ต้องการออกซิเจนการเพิ่มปริมาณออกซิเจนที่ละลายในอาหารเลี้ยงเชื้อ จะทำให้การผลิตกรดอะมิโนเพิ่มสูงขึ้นในขณะเดียวกันปริมาณกรดไอโซซิตริก (Isocitric acid) จะลดลง (Okoshi *et al.*, 1987) นอกจากการกวนอาหารเลี้ยงเชื้อ ซึ่งเป็นการเพิ่มการละลายและการถ่ายเทออกซิเจนในอาหารเลี้ยงเชื้อได้ดีขึ้นแล้ว การให้อากาศเข้าสู่ถังหมักโดยตรงก็เป็นอีกวิธีหนึ่ง Chung และ Chang (1988) รายงานว่าการผลิตกรดอะมิโนจะเพิ่มมากขึ้นเมื่อให้ออกซิเจนบริสุทธิ์เข้าไปในถังหมัก ดังนั้นในการทดลองนี้จึงทำการแปรผันอัตราการให้อากาศเท่ากับ 0.5, 1.0 และ 1.5 vvm โดยนำเซลล์ครั้งที่มีความหนาแน่นช่วงกลาง 0.5-1.0 มิลลิเมตรจำนวน 15 กรัมเมล็ดเซลล์ครั้งที่ผลิต ใส่ออกซิเจนในถังหมักที่มีอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดอะมิโนที่มีปริมาตรเริ่มต้น 3.5 ลิตร ความดันอัตราการให้อากาศ 0.5, 1.0 และ 1.5 vvm ตามลำดับ ความดันการหมักที่อุณหภูมิ 28 เซลเซียส และอัตราการกวนที่ 600 รอบต่อนาที เก็บตัวอย่างเพื่อไปวิเคราะห์ทุก 12 ชั่วโมง

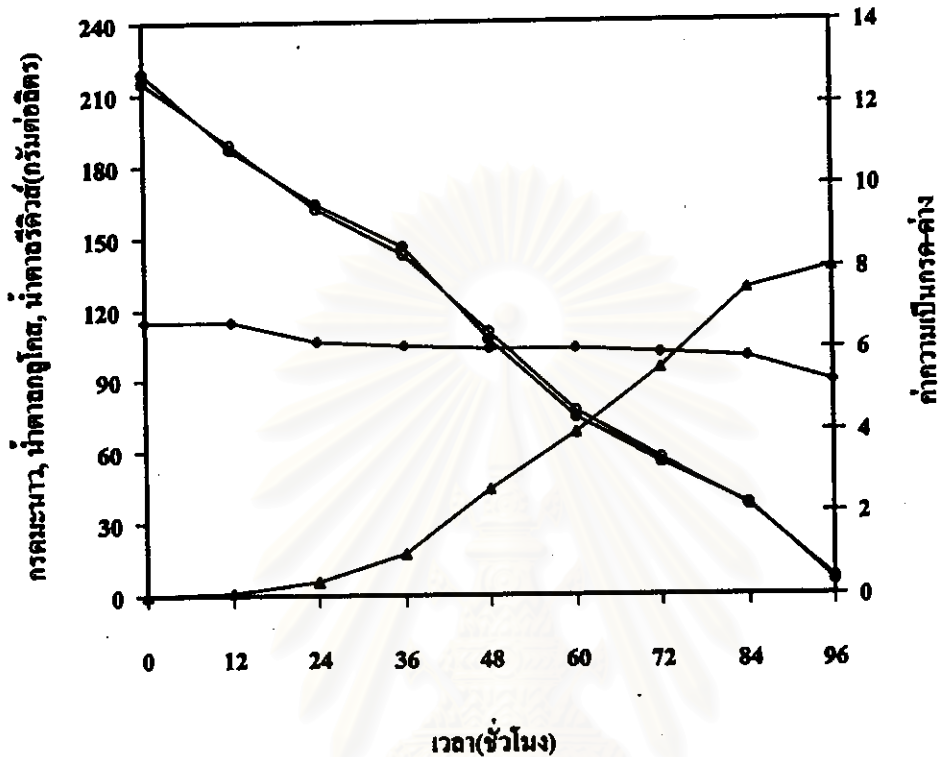
ผลการทดลอง เมื่อควบคุมการให้อากาศที่ 0.5 vvm แสดงในรูปที่ 8ก. จากการทดลองพบว่าผลผลิตกรดอะมิโนจากเซลล์ครั้งที่ *C. oleophila* C-73 ที่ได้เท่ากับ 118.84 กรัมต่อลิตรในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก อัตราการผลิตกรดอะมิโนประมาณ 1.90 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ค่าความเป็นกรด-ด่างของน้ำหมักเปลี่ยนแปลงเล็กน้อย



รูปที่ 8ก. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophlla* C-73 โดยใช้จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเม็คเซลล์ตรึงต่อลิตร ความกุ่มการหมักที่ 28 องศา เซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 0.5 vvm

- | | | | |
|---|---------------|---|---------------------|
| ▲ | กรดมะนาว | ○ | น้ำศาลฤทธิวซ์ |
| ● | น้ำศาลฤทธิวซ์ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

เมื่อใช้อัตราการให้อากาศเป็น 1.0 vvm สำหรับผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรในสภาวะเดียวกัน ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 8 ข. ผลผลิตกรดมะนาวที่ได้สูงสุดเท่ากับ 137.07 กรัมต่อลิตร ที่ชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก อัตราการผลิตเท่ากับ 2.25 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง

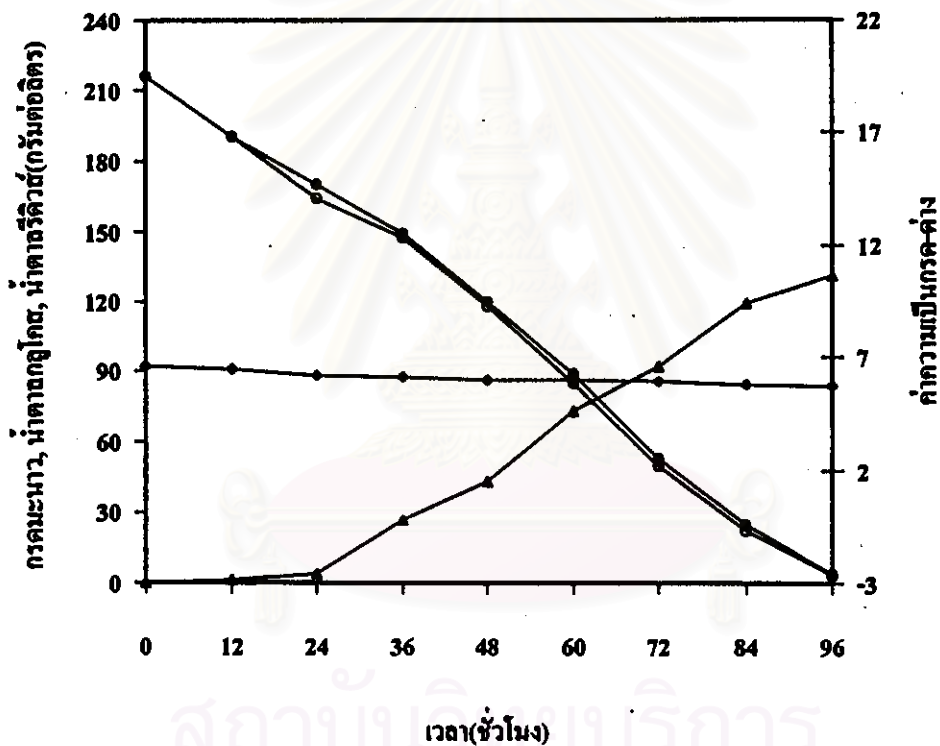


รูปที่ 8ข. แสดงผลการผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 โดยใช้จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเมื่อดำเนินการต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm

- | | | | |
|---|-------------|---|---------------------|
| ▲ | กรดมะนาว | ○ | น้ำตาลกลูโคส |
| ● | น้ำตาลรีดิซ | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |

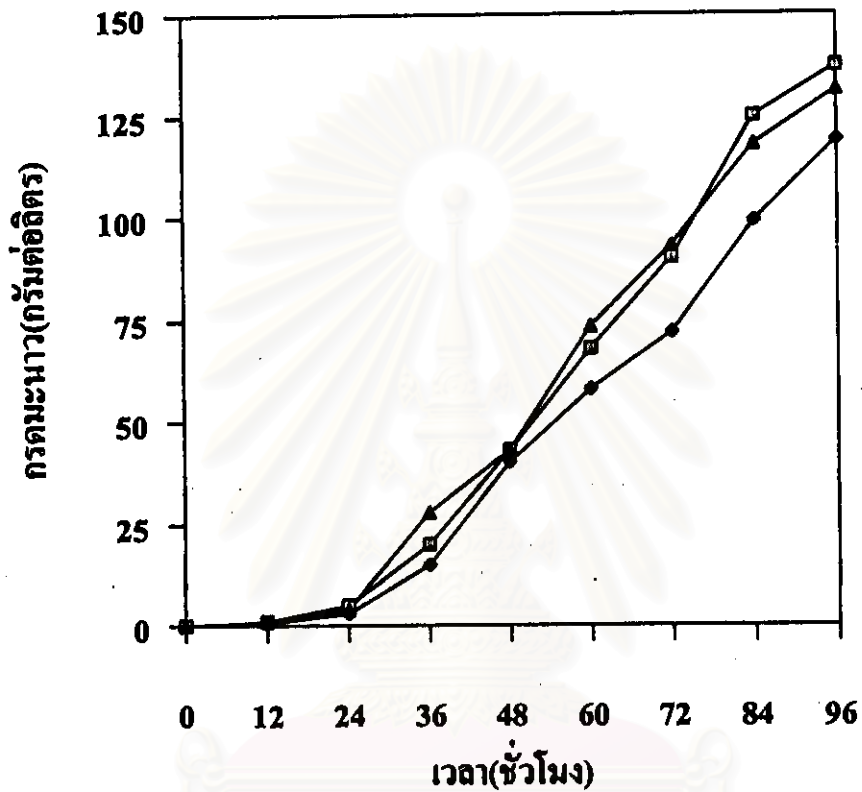
เมื่อเพิ่มอัตราการให้อากาศเป็น 1.5 vvm ผลการทดลองแสดงในรูปที่ 8 ค. พบว่าอัตราการเจริญเติบโตเพิ่มมากขึ้น แต่อัตราการผลิตกรดมะนาวลดลง ผลผลิตกรดมะนาวที่ได้เท่ากับ 130.84 กรัมต่อลิตรในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก อัตราการผลิตกรดมะนาวประมาณ 2.05 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง เปรียบเทียบผลผลิตกรดมะนาวเมื่อควบคุมการให้อากาศเท่ากับ 0.5, 1.0 และ 1.5 vvm ได้ผลการ

ทดลองแสดงในรูปที่ 8ง. เมื่อคิดผลผลิตกรรมะนาวที่ได้กับปริมาณน้ำตาถกุกโคตที่ใช้ไปเท่ากับ 55.44, 64.11 และ 61.39 จะเห็นว่าอัตราการผลิตกรรมะนาวเมื่อให้อากาศ 1 vvm ให้ผลผลิตสูงที่สุด จึงเลือกอัตราการ 1 vvm ซึ่งสอดคล้องกับการผลิตกรรมะนาวจากเซลล์อิสระ *C. oleophila* C-73 จากการศึกษาของประเสริฐ หาญเมืองใจ (2537) ดังนั้นในการทดลองต่อไปจึงควบคุมอัตราการให้อากาศที่ 1 vvm



รูปที่ 8ค. แสดงผลการผลิตกรรมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 โดยใช้จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเม็ดเซลล์ตรึงต่อลิตร ควบคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1.5 vvm

- | | | | |
|---|--------------|---|---------------------|
| ▲ | กรรมะนาว | ○ | น้ำตาถกุกโคต |
| ● | น้ำตาถกุกโคต | ◆ | ค่าความเป็นกรด-ด่าง |



รูปที่ 8ง. แสดงผลการผลิตกรดอะมิโนในถังหมักขนาด 5 ลิตรจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 เมื่อทำการแปรผันอัตราการให้อากาศเท่ากับ 0.5 , 1.0 และ 1.5 vvm โดยใช้จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเม็ลเซลล์ตรึงต่อลิตร ความคุมการหมักที่ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที

- ◆ 0.5 vvm
- ◻ 1.0 vvm
- ▲ 1.5 vvm

3.3 ผลการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง

จากการทดลองของประเสริฐ หาญเมืองใจ (2537) พบว่าการผลิตกรดมะนาวจากเซลล์อิสระของ *C. oleophila* C-73 ได้ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง ของอาหารเลี้ยงเชื้อในด่างหมัก โดยใช้แคลเซียมคาร์บอเนต ประมาณ 120 กรัมต่อลิตร ซึ่งแคลเซียมคาร์บอเนตจะทำให้น้ำหมักมีพีเอชสูง ซึ่งยากต่อการให้อากาศและการกวนอาหารเลี้ยงเชื้อ การแยกเซลล์ออกจากน้ำหมักทำได้ยากเมื่อปริมาณแคลเซียมคาร์บอเนตสูงมากๆ นี้ทำให้เมื่อยีสต์ผลิตกรดมะนาวออกมาโดยกรดมะนาวจะรวมตัวกับแคลเซียมคาร์บอเนตได้เกลือแคลเซียมซิเตรท ($C_6H_8O_7Ca$) ซึ่งละลายอยู่ในน้ำหมักมีผลทำให้น้ำหมักมีความหนืดสูงขึ้นตามปริมาณกรดมะนาวที่ยีสต์สร้างขึ้นมา ทำให้มีปัญหาในการกวนและการให้อากาศและการหมุนเวียนอากาศในด่างหมัก เมื่อความหนืดเพิ่มมากขึ้นจะต้องมีการเพิ่มความเย็นให้แก่ความด่างหมักมากขึ้น ทำให้สูญเสียพลังงานในการหมักมากขึ้น (Cartledge, 1987) การผลิตกรดมะนาวโดยยีสต์ในระดับด่างหมัก นอกจากแคลเซียมคาร์บอเนตแล้ว อาจควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง โดยใช้ด่างแก่ เช่น โซเดียมไฮดรอกไซด์ โพแทสเซียมไฮดรอกไซด์ และแคลเซียมไฮดรอกไซด์ เป็นต้น จากการทดลองของประเสริฐ หาญเมืองใจ (2537) พบว่าการใช้ด่างแก่ในการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง ของการผลิตกรดมะนาวโดยเซลล์อิสระ *C. oleophila* C-73 นั้นผลผลิตกรดมะนาวค่อนข้างต่ำ ดังนั้นในการทดลองนี้จึงควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง ในอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดมะนาวโดยการแบ่งเติมปริมาณแคลเซียมคาร์บอเนต การใช้แคลเซียมคาร์บอเนตร่วมกับโซเดียมไฮดรอกไซด์ และแคลเซียมออกไซด์ (CaO_2)

3.3.1 ผลการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างโดยการแบ่งเติมปริมาณแคลเซียมคาร์บอเนต
ทำการหมักจากเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 ในถังหมักขนาด 5 ลิตร โดยมีอาหารเลี้ยง
เชื้อสำหรับผลิตกรดอะมิโนเริ่มต้น จำนวน 3.0 ลิตร ซึ่งมีปริมาณแคลเซียมคาร์บอเนตเริ่มต้น 35
กรัมต่อลิตร จำนวนเซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเซลล์ตรึงต่อลิตร ควบคุมอัตราการกวนที่ 600 รอบต่อ
นาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. หลังจากการหมักจะทำการเติมแคลเซียมคาร์บอเนต 15 กรัมต่อลิตร
ในชั่วโมงที่ 24, 48, 60, 72 และ 84 ของการหมัก ผลการทดลองแสดงในตารางที่ 4 พบว่าเซลล์ตรึง
C. oleophila C-73 สามารถผลิตกรดอะมิโนได้สูงกว่าเมื่อเติมแคลเซียมคาร์บอเนต 100 กรัมต่อลิตร
ตั้งแต่เริ่มต้น โดยให้ผลผลิตกรดอะมิโนสูงสุดเท่ากับ 140.19 กรัมต่อลิตร ในชั่วโมงที่ 96 ของการ
หมัก อัตราการผลิตกรดอะมิโนเท่ากับ 2.78 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง เมื่อวัดค่าความหนืดของน้ำหมัก
จะมีค่าเพิ่มขึ้นเรื่อยๆและมีค่าความหนืดสูงเท่ากับ 3872 เซนติพอยซ์ ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก
ในระหว่างการหมักค่าความเป็นกรด-ด่างของน้ำหมักจะลดลงเรื่อยๆ และจะคงที่เมื่อค่าความเป็น
กรด-ด่างมีค่าประมาณ 4

ตารางที่ 4 การผลิตกรดอะมิโนถึงหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเซลล์ครึ่ง *C. oleophila* C-73 จำนวน เซลล์ครึ่งเริ่มต้น 15 กรัมเซลล์ครึ่งต่อลิตร หมักที่ อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบ ต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1.0 vvm ความคุมค่าความเป็นกรด ต่างของน้ำหมักโดยการแบ่งเติมปริมาณแกลกเซียมคาร์บอเนต 35 กรัมต่อลิตรที่ชั่วโมงที่ 0 หลังจากนั้นเติมแกลกเซียมคาร์บอเนต 15 กรัมต่อลิตรในชั่วโมงที่ 24, 48, 60, 72 และ

84

เวลา (ชั่วโมง)	ความ เป็น กรด- ต่าง	ปริมาณแกลก เซียมคาร์ บอเนต (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ กรดอะมิโน (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวซ์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.42	35	0.00	224.85	218.21	25
12	6.20	35	0.27	193.60	198.40	25
24	5.88	50	4.00	175.53	173.20	50
36	5.91	50	16.28	150.82	143.58	100
48	5.83	65	47.56	119.84	122.53	346
60	6.06	70	80.43	78.24	76.95	560
72	5.35	85	114.24	58.47	49.51	1042
84	4.05	100	136.25	30.04	31.10	-
96	3.99	100	140.19	7.50	19.47	3872

3.3.2 ผลการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง โดยใช้แคลเซียมคาร์บอเนตร่วมกับสารละลาย โซเดียมไฮดรอกไซด์

จากการทดลองในข้อ 3.3.1 พบว่าน้ำหมักมีความหนืดสูง ดังนั้นในการทดลองนี้ จึงทำการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างของอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดอะมิโนโดยใช้แคลเซียมคาร์บอเนตจำนวน 50 กรัมต่อลิตร ตั้งแต่เริ่มต้นของการหมัก ร่วมกับโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้น 3 โมลาร์ เพื่อควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างของอาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดอะมิโนที่ประมาณ 6.4 ผลการทดลองแสดงในตารางที่ 5 พบว่าเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 สามารถผลิตกรดอะมิโนได้ช้ากว่าควบคุมด้วยแคลเซียมคาร์บอเนตอย่างเดียว แต่ความหนืดของน้ำหมักลดลงเป็น 925 เซนติพอยซ์ ค่าความเป็นกรด-ด่างของน้ำหมักคงที่อยู่ที่ 6.4 ปริมาณกรดอะมิโนที่ผลิตได้เท่ากับ 117.28 กรัมต่อลิตร ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมักอัตราการผลิตกรดอะมิโนเท่ากับ 1.8 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ผลผลิตกรดอะมิโนเมื่อเทียบจากปริมาณน้ำตาลกลูโคสที่ถูกใช้ไปเท่ากับ

55.26

ตารางที่ 5 การผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 ใช้เซลล์
 ตรึงเริ่มต้น 15 กรัม เม็ดเซลล์ตรึงต่อลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการ
 กวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1.0 vvm ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างโดยใช้
 แคลเซียมคาร์บอเนตเริ่มต้น 50 กรัมต่อลิตรร่วมกับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์
 ความเข้มข้น 3 โมลาร์

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรดมะนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวซ์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.55	0.00	215.89	216.97	25
12	6.40	0.54	194.52	193.67	25
24	6.40	4.68	173.93	175.43	50
36	6.38	27.10	131.12	134.54	100
48	6.40	49.47	102.50	105.12	200
60	6.40	75.17	73.88	70.32	325
72	6.38	91.77	44.92	47.83	425
84	6.38	96.65	36.87	35.76	625
96	6.38	117.28	3.64	5.72	925

3.3.3 ผลการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง ด้วย แกลเซียมออกไซด์

เนื่องจากปัญหาความหนืดของน้ำหมักเมื่อทำการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่าง ด้วย แกลเซียมคาร์บอเนตจึงทำการควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างของน้ำหมักด้วยแกลเซียมออกไซด์ โดยใช้อาหารเลี้ยงเชื้อสำหรับผลิตกรดอะซิติกปริมาณเริ่มต้น 3.0 ลิตร ปริมาณเซลล์แห้งเริ่มต้น 15 กรัม เซลล์แห้งต่อลิตร ควบคุมอัตราการกวนที่ 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm อุณหภูมิในการหมัก 28 องศาเซลเซียส ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างของน้ำหมักด้วยสารละลายแกลเซียมออกไซด์เข้มข้นร้อยละ 40 ปริมาตร 500 มิลลิลิตร ผลการทดลองแสดงในตารางที่ 6 ผลการทดลองพบว่าอัตราการผลิตกรดอะซิติกเท่ากับ 1.4 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ผลผลิตกรดอะซิติกสูงสุดเท่ากับ 98.50 กรัมต่อลิตร ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก อาหารเลี้ยงเชื้อที่ผ่านการหมักมีความหนืดเท่ากับ 650 เซนติพอยซ์ ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก ค่าความเป็นกรด-ด่างของอาหารเลี้ยงเชื้อเท่ากับ 5.63

ตารางที่ 6 การผลิตกรรมนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเชลต์ครึ่ง *C. oleophila* C-73 โดยใช้

เชลต์ครึ่งเริ่มต้น 15 กรัมเม็ดเชลต์ครึ่งต่อลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตรา

การกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1.0 vvm ควบคุมค่าความเป็นกรดต่างด้วย

แคลเซียมออกไซด์

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรรมนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวซ์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.34	0.00	199.51	202.68	25
12	5.84	0.88	186.40	190.53	25
24	5.45	7.14	144.49	145.90	25
36	5.82	26.56	105.04	107.32	25
48	5.72	45.22	76.84	79.24	50
60	5.75	74.59	53.80	55.16	100
72	5.84	85.25	24.38	26.78	450
84	5.63	93.56	1.14	3.29	650
96	5.63	98.50	0.00	0.00	650

3.4 ปริมาณกฏโคตเริ่มต้นที่เหมาะสม

Shah และคณะ (1993) ได้รายงานการผลิตกรดอะมิโนจาก *Y. lipolytica* (DS-1) โดยแปรผันปริมาณน้ำตาลกฏโคตเริ่มต้นในช่วง 100-300 กรัมต่อลิตร พบว่าปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่เหมาะสมคือ 220 กรัมต่อลิตร Rymowicz และคณะ (1993) รายงานผลของปริมาณกฏโคตเริ่มต้นมีผลต่อการผลิตกรดอะมิโนของเซลล์ตรึง *Y. lipolytica* A.101 จากการทดลอง 3.1-3.3 ใช้ปริมาณน้ำตาลกฏโคตที่ได้จากการย่อยแป้งมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์ 200-220 กรัมต่อลิตร จะพบว่าน้ำหมักมีความหนืดสูง ดังนั้นในการทดลองนี้จึงทำการแปรผันปริมาณน้ำตาลกฏโคต เพื่อหาปริมาณน้ำตาลกฏโคตที่เหมาะสมสำหรับผลิตกรดอะมิโนจากเซลล์ตรึงของ *C. oleophila* C-73 ที่ให้ความหนืดที่เหมาะสม ทำการแปรผันปริมาณน้ำตาลกฏโคต 150, 160, 180 200 และ 220 กรัมต่อลิตร เก็บตัวอย่างทุก 12 ชั่วโมง

ผลการทดลองเมื่อใช้ปริมาณน้ำตาลกฏโคตในอาหารเลี้ยงเชื้อเริ่มต้น 150 กรัมต่อลิตร แสดงในตารางที่ 7 ก อัตราการผลิตกรดอะมิโนประมาณ 1.74 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ผลผลิตกรดอะมิโนเท่ากับ 113.26 กรัมต่อลิตรในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก ความหนืดสูงสุดเท่ากับ 1425 เซนติพอยซ์

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ 7 ก. การผลิตกรรมนาวาในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเชลต์ครึ่ง *C. oleophila* C-73 โดยใช้ ปริมาณเชลต์ครึ่งเริ่มต้น 15 กรัมเชลต์ครึ่งต่อลิตร ปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้น 150 กรัมต่อลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างด้วยแคลเซียมคาร์บอเนต

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรรมนาวา (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวิต (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.65	0.00	150.66	153.26	25
12	6.28	0.56	133.73	135.74	25
24	6.09	8.19	115.53	118.44	50
36	6.17	25.46	72.16	78.90	100
48	6.10	56.69	54.67	68.80	200
60	5.99	64.21	23.38	21.07	425
72	5.89	84.06	6.39	8.67	725
84	5.83	109.08	0.00	0.00	1125
96	5.83	113.26	0.00	0.00	1425

เมื่อเพิ่มปริมาณน้ำศาลกฏโคตเป็น 160 กรัมต่อลิตร ผลการทดลองแสดงในตารางที่ 7ข. อัตราการผลิตกรรมมะนาวประมาณ 1.70 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ผลผลิตสูงสุดเท่ากับ 126.94 กรัมต่อลิตร ค่าความหนืดของน้ำหมักเพิ่มขึ้นเป็น 1550 เซนติพอยซ์ ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก

ตารางที่ 7ข การผลิตกรรมมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเซลล์ครึ่ง *C. oleophila C-73* ปริมาณเซลล์ครึ่งเริ่มต้น 15 กรัมเซลล์ครึ่งต่อลิตร ปริมาณน้ำศาลกฏโคตเริ่มต้น 160 กรัมต่อลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างด้วยเกลือโซเดียมคาร์บอเนต

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรรมมะนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำศาลกฏโคต (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำเคอริควิตส์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.60	0.00	160.87	161.54	25
12	6.27	0.21	132.17	133.23	25
24	6.08	10.91	104.55	105.47	50
36	6.02	41.43	68.81	69.34	100
48	5.77	72.68	40.79	41.87	200
60	4.69	75.21	31.05	30.98	950
72	4.44	93.06	14.50	15.28	1150
84	4.60	112.16	1.50	2.64	1200
96	4.59	126.94	0.00	0.00	1550

ปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้นในอาหารเลี้ยงเชื้อเป็น 180 กรัมต่อลิตร ผลการทดลองแสดงในตารางที่ 7 ก. อัตราการผลิตกรดมะนาวประมาณ 1.70 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ผลผลิตกรดมะนาวสูงสุดเท่ากับ 135 กรัมต่อลิตรและค่าความหนืดความหนืดสูงสุดเท่ากับ 2850 เซนติพอยซ์ ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมัก

ตารางที่ 7ก การผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเซลล์ตรึง *C. oleophila* C-73 ปริมาณเซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเซลล์ตรึงต่อลิตร ปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้น 180 กรัมต่อลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างด้วยแคลเซียมคาร์บอเนต

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรดมะนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวซ์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.70	0.00	180.42	181.49	25
12	6.37	0.21	145.96	147.33	25
24	6.13	12.40	125.16	124.91	50
36	6.03	40.51	97.50	98.37	100
48	5.72	77.96	53.50	56.15	300
60	4.83	92.76	25.01	27.19	900
72	4.64	123.11	11.94	15.43	2150
84	4.66	126.18	6.84	6.87	2350
96	4.57	135.00	0.00	0.00	2850

เมื่อเพิ่มปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้นในอาหารเลี้ยงเชื้อเป็น 200 และ 220 กรัมต่อลิตร ผลการทดลองแสดงในตารางที่ 7ง. มถะตารางที่ 7จ ตามลำดับ พบว่าอัตราการผลิครคมะนาวเพิ่มขึ้นคือ 2.3 และ 2.0 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง ตามลำดับและผลผลิตสูงสุดใกล้เคียงกัน 137.05 และ 140.19 กรัมต่อลิตร ความหนืดของน้ำหมักสูงสุดเท่ากับ 3100 และ 3800 เซนติพอยซ์ ในชั่วโมงที่ 96 ของการหมักตามลำดับ พบว่าเมื่อปริมาณน้ำตาลกลูโคสเพิ่มสูงขึ้น ความหนืดของน้ำหมักจะสูงขึ้นตามลำดับ ค่าความหนืดของน้ำหมักจะเพิ่มมากขึ้นในชั่วโมงที่ 60-96 ของการหมักปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้นในอาหารเลี้ยงเชื้อ 180-220 กรัมต่อลิตร จะให้ผลผลิตรคมะนาวใกล้เคียงกัน ผลผลิตรคมะนาวคิดเป็นร้อยละ 74.2, 72 และ 64 ตามลำดับ ดังนั้นการผลิครคมะนาวจากเซลล์ตรึง *Candida oleophila* C-73 ปริมาณน้ำตาลเริ่มต้นที่เหมาะสม 200 กรัมต่อลิตร

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ 74 การผลิตกรรมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเชลล์ครึ่ง *C. oleophila* C-73 ปริมาณ
 เชลล์ครึ่งเริ่มต้น 15 กรัมเชลล์ครึ่งต่อลิตร ปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้น 200 กรัมต่อ
 ลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างด้วยแคลเซียมคาร์บอเนต

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรรมะนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีคิวต์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.71	0.00	201.62	204.15	25
12	6.70	0.50	183.21	181.50	25
24	6.21	5.84	178.50	163.89	50
36	6.06	25.14	138.72	145.48	100
48	6.04	47.09	109.74	107.55	250
60	6.13	77.77	87.41	89.62	950
72	5.20	108.35	68.43	65.35	1500
84	5.96	135.07	27.45	27.31	2800
96	5.92	137.05	7.77	6.25	3100

ตารางที่ 7๑ การผลิตกรดอะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเซลล์ตรึง *C. oleophila C-73* ปริมาณ
 เซลล์ตรึงเริ่มต้น 15 กรัมเซลล์ตรึงต่อลิตร ปริมาณน้ำตาลกลูโคสเริ่มต้น 220 กรัมต่อ
 ลิตร หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ 1 vvm. ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างด้วยแคลเซียมคาร์บอเนต

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	ปริมาณ กรดอะนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวซ์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.42	0.00	220.85	218.21	25
12	6.21	4.00	193.60	198.40	25
24	5.88	16.28	175.53	173.20	50
36	5.91	47.56	150.82	143.58	100
48	5.83	61.25	119.84	122.53	560
60	6.06	80.43	78.24	76.95	1042
72	5.35	114.24	58.47	49.51	2175
84	4.05	136.25	30.04	31.10	2775
96	3.99	140.19	7.50	10.47	3800

ตารางที่ 8 การผลิตกรดมะนาวในถังหมักขนาด 5 ลิตร ด้วยเซลล์อิสระ *C. oleophila* C-73

หมักที่อุณหภูมิ 28 องศาเซลเซียส อัตราการกวน 600 รอบต่อนาที อัตราการให้อากาศ

1 vvm. ควบคุมค่าความเป็นกรด-ด่างด้วยแคลเซียมคาร์บอเนต

เวลา (ชั่วโมง)	ความเป็น กรด-ด่าง	น้ำหนัก เซลล์แห้ง (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ กรดมะนาว (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลกลูโคส (กรัมต่อลิตร)	ปริมาณ น้ำตาลรีดิวิตส์ (กรัมต่อลิตร)	ค่าความหนืด (เซนติพอยซ์)
0	6.57	0.48	0.00	210.83	213.54	25
12	6.17	7.10	0.55	185.52	182.64	50
24	6.35	14.18	14.56	149.18	151.26	200
36	6.12	16.34	43.16	106.42	105.23	1000
48	6.06	17.26	60.84	78.12	77.68	2000
60	5.80	17.62	83.61	45.67	43.48	2100
72	5.17	17.78	94.48	21.51	23.50	2550
84	4.32	17.82	121.62	8.89	9.83	3000
96	4.27	17.54	147.47	0.28	0.00	3600