



บทที่ 4

สรุปและวิจารณ์

จากรายงานการแยกการดมดูขาวมี 3 วิธี คือ 1 การตัดตะกอนการดมดูขาวให้ออยู่ในรูปของเกลือที่ละลายน้ำได้น้อย 2 การแยกการดมดูขาวด้วยเรซินหรือสารโพลิเมอร์ที่มีความจำเพาะจับการดมดูขาวได้ดี และ 3 การสกัดแยกการดมดูขาวด้วยตัวทำละลาย ในวิธีที่ 2 และ 3 เหมาะสมกับน้ำหมักการดมดูขาวที่ได้จากการหมักจากกลูโคสหรืออัลเคนเป็นแหล่งของคาร์บอน (Mattey, 1992; Benial et al., 1981)

การแยกการดมดูขาวโดยวิธีตัดตะกอน มีรายงานการแยกการดมดูขาวในระดับอุดสาหกรรมจากน้ำหมักที่มีการดมดูขาวเข้มข้น 10 % (w/v) ปริมาตร 100 ลูกบาศก์เมตร คิดเป็นน้ำ หนักการดมดูขาวเท่ากับ 10,000 กก. โดยตัดตะกอนด้วยแคลเซียมไฮดรอกไซด์ ในถังตัดตะกอน สามารถตัดตะกอนการดมดูขาวในรูปแคลเซียมชีเต Rath ได้การดมดูขาว 99 % เมื่อละลายตะกอนแคลเซียมชีเต Rath ด้วยการดัลฟูริกเข้มข้น 100 % ปริมาณ 9600 กิโลกรัม ในถังกวนผสมมีน้ำ 59 ลูกบาศก์เมตร หลังจากการองตะกอนแคลเซียมชัลเฟต์ที่เกิดขึ้นออก ได้การดมดูขาวในสารละลายตะกอนการดมดูขาวเท่ากับ 94 % ของปริมาณการดมดูขาวในน้ำหมักเริ่มต้น เมื่อผ่านขั้นตอนฟอกสี ขั้นตอนทำการดมดูขาวให้เข้มข้นและตัดผลึกในขั้นสุดท้าย สามารถตัดผลึกได้การดมดูขาวทั้งหมด 92 % ของปริมาณการดมดูขาวในน้ำหมักเริ่มต้น (Atkinson, 1983)

ในงานวิจัยนี้ได้ทำการแยกและตัดผลึกการดมดูขาวจากน้ำหมักที่ได้จากการเลี้ยงเชื้อรา *A. niger* A 185 ในอาหารเหลวโดยใช้น้ำตาลที่ได้จากการย่อยแป้งเป็นแหล่งของคาร์บอน ผลการทดลองการแยกและการตัดผลึกการดมดูขาวในแต่ละขั้นตอน พบว่า

1. ใน การตัดตะกอนการดมดูขาวจากน้ำหมัก ที่มีการดมดูขาวเข้มข้น 10% (w/v) ปริมาตร 100 มล. ได้สภาวะที่เหมาะสมคือ เมื่อใช้สารละลายแขวนลอยแคลเซียมออกไซด์ 25% (w/v) ตัดตะกอนการดมดูขาวในระบบปิด ที่อุณหภูมิ $90^{\circ} - 100^{\circ}\text{C}$. ด้วยอัตราเดิม 2 มล. / นาที จนกระทั่งพีเอชในน้ำหมักเป็น 7 ในช่วงเวลาบ่มให้เกิดตะกอน 30 นาที สามารถตัดตะกอนแคลเซียมชีเต Rath ได้การดมดูขาว 99.20% ของปริมาณการดมดูขาวในน้ำหมักเริ่มต้น สูญเสียการดมดูขาวในขั้นตอนการกรอง การล้างตะกอน และการดมดูขาวในน้ำหมักบางส่วน ที่ไม่ตัดตะกอน 0.80%

จากการทดลองการตัดตะกอนการดมดูขาวสามารถตัดตะกอนได้ดี เมื่อจากตะกอนแคลเซียมชีเต Rath มีสมบัติการละลายน้ำต่ำ คือ สามารถละลายน้ำได้ 0.096 % ที่อุณหภูมิ 25°C . และสามารถตัดตะกอนการดมดูขาวที่อุณหภูมิสูงได้ดีด้วย ในขณะที่การดูอินทรีย์

และสารปนเปื้อนอีนๆ ตกตะกอนได้ไม่ดีที่อุณหภูมิสูง (Robert, 1987- 1988) ทำให้ได้กรดมะนาวที่มีสารปนเปื้อนน้อย นอกจานี้จากการทดลองที่ได้การตกตะกอนกรดมะนาวที่อุณหภูมิสูง ใช้เวลาในการตกตะกอนให้ถึงจุดอิ่มตัวได้เร็วกว่าที่อุณหภูมิต่ำ

เมื่อได้ทำการตกตะกอนกรดมะนาวจากน้ำหมักที่มีกรดมะนาวเข้มข้นอย่างน้อย 10 % การเดิมสารละลายน้ำแคลเซียมออกไซด์ให้ถึงจุดอิ่มตัวและตกตะกอนแคลเซียมซิเตรท สามารถเกิดได้เร็วและได้กรดมะนาวสูง เนื่องจากในน้ำหมักมีซิเตรಥอ่อนมากทำให้เกิดปฏิกิริยาการรวมตัวของแคลเซียมอ่อนจากตัวตกตะกอนและซิเตรಥอ่อนจากน้ำหมักให้อยู่ในสภาพะอิ่มตัวยังคงเกิดได้ง่าย จึงสามารถตกตะกอนได้ดี และในการศึกษาได้ควบคุมอัตราเดิมตัวตกตะกอนช้าๆ เพื่อให้เกิดตะกอนแคลเซียมซิเตรทช้าๆ ป้องกันการตกตะกอนร่วมของสารปนเปื้อน

ในการผันแปรต่างที่ใช้ตกตะกอนกรดมะนาวจากน้ำหมัก ใช้แคลเซียมออกไซด์ ในปริมาณที่น้อยกว่าแคลเซียมไฮดรอกไซด์ และแคลเซียมคาร์บอเนต เนื่องจากน้ำหนักโมเลกุลของแคลเซียมออกไซด์น้อยกว่าแคลเซียมไฮดรอกไซด์และแคลเซียมคาร์บอเนต ตามลำดับ

2. ในขั้นตอนการละลายตะกอนแคลเซียมซิเตรท ด้วยกรดซัลฟูริกเข้มข้น 70% (w/v) ได้อุณหภูมิของการละลายตะกอนที่ 60 °ซ. เป็นเวลา 2 ชม. เป็นสภาพะที่เหมาะสม คือ สามารถละลายตะกอนแคลเซียมซิเตรทได้กรดมะนาวในสารละลายเท่ากับ 97.30 % ของปริมาณกรดมะนาวในน้ำหมักเริ่มต้น และสารละลายตะกอนที่ได้มีกรดมะนาวเข้มข้นประมาณ 32.46 % เนื่องจากในปฏิกิริยาการละลายแคลเซียมซิเตรทด้วยกรดซัลฟูริกสามารถแยกแคลเซียมอ่อนและซัลเฟตอ่อนที่รวมตัวเป็นตะกอนแคลเซียมซัลเฟต ซึ่งมีสมบัติการละลายน้ำได้น้อยโดยการกรองตะกอนแคลเซียมซัลเฟตออกจากสารละลายกรดมะนาว เนื่องจากยังมีแคลเซียมอ่อนและซัลเฟตอ่อนบางส่วนที่ไม่ตกตะกอน และมีสารปนเปื้อนอีนๆ อยู่ในสารละลายกับกรดมะนาว จึงต้องทำการฟอกสีและจับสารปนเปื้อนที่มีประจุด้วยเรซินในขั้นตอนต่อไป เพื่อให้ได้กรดมะนาวบริสุทธิ์สูง

3. ในขั้นตอนการฟอกสีสารละลายตะกอนกรดมะนาวด้วยผงถ่านกัมมันต์ต่อปริมาณของแข็งทั้งหมด ในอัตราส่วนที่สามารถฟอกสีสารละลายตะกอนกรดมะนาวได้ใส คือ ใช้ผงถ่านกัมมันต์ 5.40 % (w/w) ฟอกสีที่อุณหภูมิ 70 °ซ. เป็นเวลา 20-30 นาที ได้ผลผลิตกรดมะนาวหลังฟอกสี 96.11 % เทียบกับปริมาณกรดมะนาวก่อนฟอกสี

ในการศึกษาได้หาอัตราส่วนของผงถ่านกัมมันต์ที่ใช้ในการฟอกสี เนื่องจากผงถ่านกัมมันต์สามารถจับกรดมะนาวได้ดี และทำการฟอกสีสารละลายตะกอนกรดมะนาวที่อุณหภูมิสูง 70 °ซ. เนื่องจากสามารถฟอกสีได้ดีและฟอกสีได้ถึงจุดอิ่มตัวเร็ว โดยไม่ทำให้กรดมะนาวเสียสภาพ

4. ในขั้นตอนการจับสารปนเปื้อนที่มีประจุในสารละลายน้ำกรรมน้ำหลังฟอกสี ได้แก่ แคลเซียม เหล็ก โปตัสเซียม โซเดียมและซัลไฟต์ เป็นต้น ปริมาณของสารละลายน้ำกรรมน้ำ 100 มล. ผ่านการจับประจุด้วยเรซินจับประจุบวก (Dowex- 50) และเรซินจับประจุลบ (Dowex-1) (Milson, 1985) ชนิดละ 30 กรัม ในคอลัมน์ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 2.5 ซม. ได้อัตราไหลผ่านเรซิน ที่เหมาะสม 4 มล. / นาที ซึ่งสามารถแยกสารปนเปื้อนออกได้อย่าง มีประสิทธิภาพ และได้กรดมีน้ำหลังผ่านเรซินจับสารปนเปื้อนที่มีประจุเท่ากับ 95.20 % ของปริมาณกรดมีน้ำก่อนผ่านเรซินจับประจุ

5. ในขั้นตอนการตกผลึกกรรมน้ำจากสารละลายน้ำกรรมน้ำ โดยการระเหยน้ำออก ด้วยเครื่องกลั่นภายใต้สูญญากาศ ที่อุณหภูมิ 50°C . ให้ได้กรดมีน้ำเข้มข้น 68°brix โดยเติมกรดมีน้ำบริสุทธิ์ 99.50 % ปริมาณ 0.5 % เหนี่ยวนำให้ตกผลึกกรรมน้ำโนโน่ ไฮเดรทที่อุณหภูมิ 25°C . (Cruger, 1987) ในช่วงเวลา 24 ชม. สามารถตกผลึกกรรม น้ำได้ 46 % ของปริมาณกรดมีน้ำทั้งหมดก่อนตกผลึก ในการทดลองหากตกผลึกกรรม น้ำจากสารละลายน้ำกรรมน้ำเข้มข้นสูงกว่า 68°brix โดยการระเหยน้ำที่อุณหภูมิสูงกว่า 50°C . ภายใต้สภาวะสูญญากาศจะเกิดการตกผลึกกรรมน้ำแอนไฮดรัสที่อุณหภูมิสูงปนกับ ผลึกกรรมน้ำโนโน่ ไฮเดรทที่ตกลงกันได้ จึงเลือกความเข้มข้นสารละลายน้ำกรรมน้ำ ในการตกผลึกที่ 68°brix เพื่อให้เกิดการตกผลึกโนโน่ในไฮเดรทที่อุณหภูมิ 25°C . ได้อ้างสมบูรณ์ เมื่อวิเคราะห์จุดหลอมเหลวและวิเคราะห์ปริมาณกรดมีน้ำต่อน้ำหนักผลึก กรรมน้ำที่เตรียมได้ ได้จุดหลอมเหลวอยู่ในช่วงเดียวกับกรรมน้ำโนโน่ในไฮเดรทมาตรฐาน มีความบริสุทธิ์สูง 99.08 % และมีสมบัติทางเคมีตรงตามกำหนดมาตรฐานอุตสาหกรรม (มอก., 2526)

จากการทดลองผลึกกรรมน้ำโนโน่ในไฮเดรท ได้เปอร์เซนต์การตกผลึกที่ได้ต่ำ กว่าในรายงานที่ได้กล่าวมาแล้ว (Atkinson, 1983) เนื่องจากตกผลึกเพียงครั้งเดียว และศึกษาในระดับขนาดทดลอง แต่ในรายงานเป็นการแยกกรรมน้ำจากน้ำหมักขนาด อุตสาหกรรมที่ไม่แสดงขั้นตอนการแยกสารปนเปื้อนที่มีประจุด้วยเรซิน และเป็นการทดลอง ในระบบต่อเนื่องมีการวนเวียนตกผลึกซ้ำหลายครั้ง จึงมีการสูญเสียน้อยกว่า