

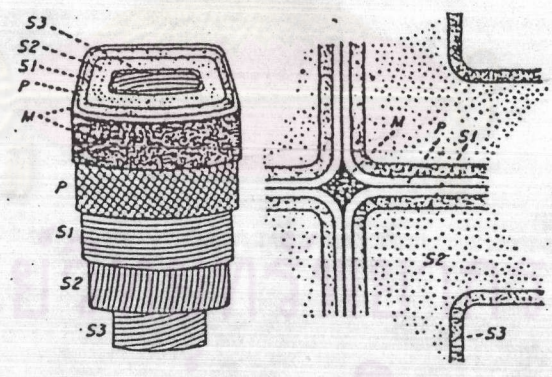
บทที่ 2

วารสารปริทัศน์

2.1 เซลล์โลส

2.1.1 โครงสร้างของเซลล์โลสในผนังเซลล์พีซ

เซลล์พีซประกอบด้วยผนังเซลล์หลายชั้น ได้แก่ ผนังชั้นปฐมภูมิ (primary wall) มีลักษณะบาง ส่วนใหญ่จะประกอบด้วยเซลลูโลสและสารประกอบเพคติน ผนังชั้นทุติยภูมิ (secondary wall) อยู่ล้อมรอบชั้นปฐมภูมิ มีลักษณะหนากว่าและประกอบด้วยผนังชั้นนอก ชั้นกลาง และชั้นใน ผนังชั้นปฐมภูมิของเซลล์ที่ติดกันจะเชื่อมกันด้วยสารประกอบเพคตินและลิกนิน ช่องว่างระหว่างสองเซลล์ที่อยู่ติดกันนี้เรียกว่า มิคเคิล ลาเมลลา (middle lamella) ดังแสดงในรูปที่ 2

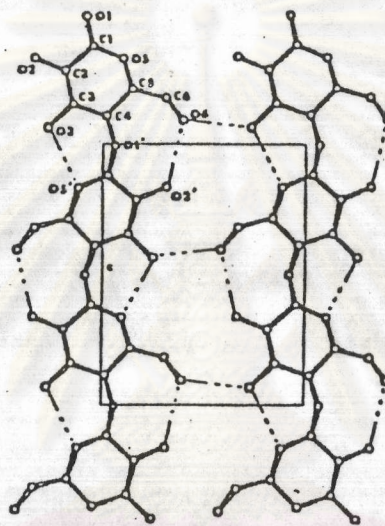


รูปที่ 2 การเรียงตัวของผนังเซลล์แต่ละชั้นในเซลล์พีซ และตำแหน่งของ

มิคเคิล ลาเมลลา (5)

- M = มิคเคิล ลาเมลลา
- P = ผนังชั้นปฐมภูมิ
- S₁ = ผนังชั้นทุติยภูมิ ชั้นนอก
- S₂ = ผนังชั้นทุติยภูมิ ชั้นกลาง
- S₃ = ผนังชั้นทุติยภูมิ ชั้นใน

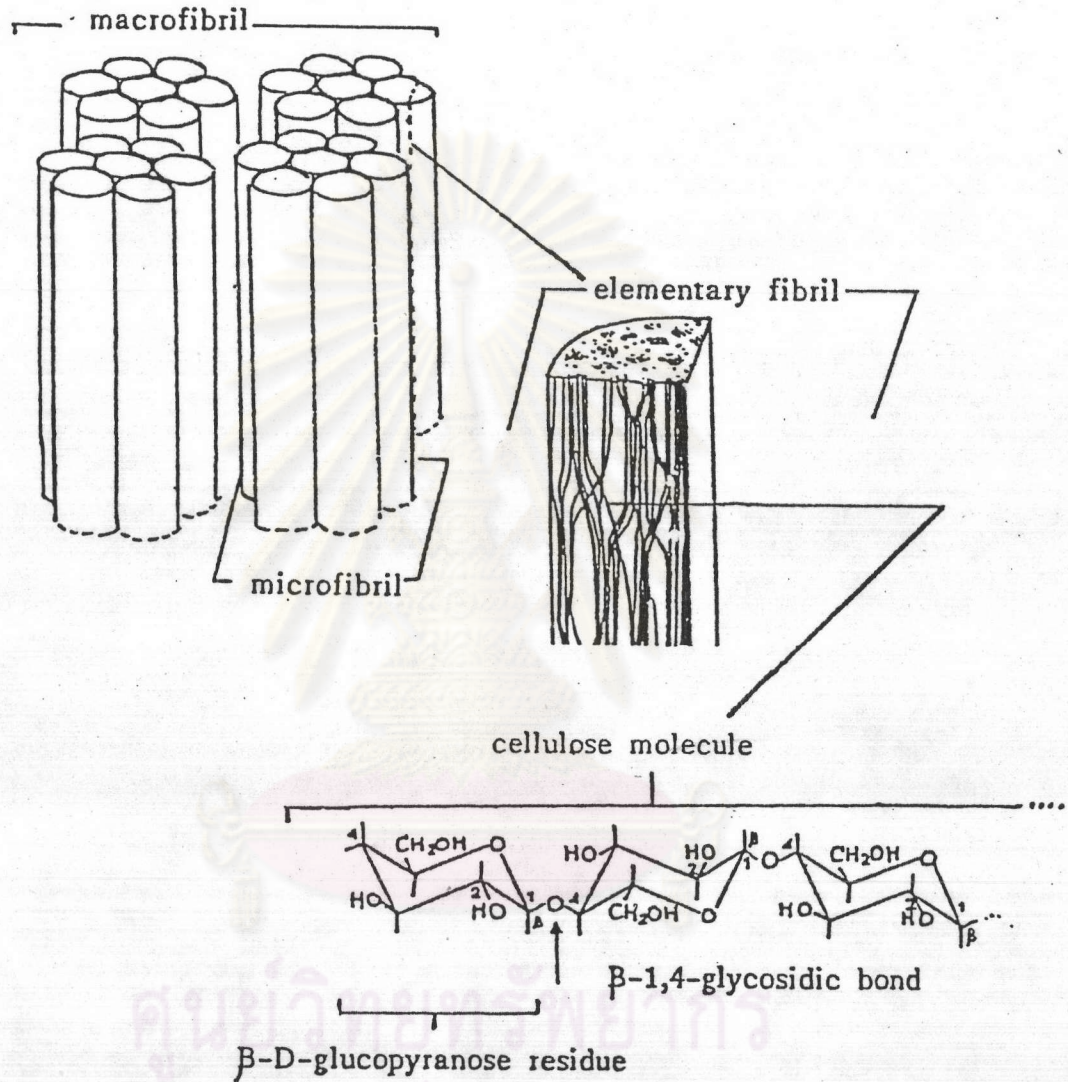
ในแต่ละชั้นของผนังเซลล์ที่ประกอบด้วย เซลลูโลสซึ่งเป็นกลุ่มของสายโมเลกุลเซลลูโลส มีหน่วยที่เล็กที่สุดคือ บีตา-ดี-กลูโคไพราโนส (β -D-glucopyranoses) เชื่อมต่อกันด้วยพันธะ บีตา-1,4-ไกลโคซิดิก สายโมเลกุลเซลลูโลสมีขนาดต่าง ๆ กัน ตั้งแต่แกมมา-เซลลูโลส ซึ่งมี บีตา-ดี-กลูโคไพราโนส น้อยกว่า 15 หน่วยต่อโมเลกุล จนถึงแอลฟา-เซลลูโลสซึ่งมีบีตา-ดี-กลูโคไพราโนสประมาณ 10,000-14,000 หน่วยต่อโมเลกุล ความยาวของโมเลกุลเซลลูโลส วัดโดยค่าอัตราของการเกิดโพลิเมอร์ (degree of polymerization) โมเลกุลเซลลูโลสที่อยู่ติดกันจะเชื่อมกันทางด้านข้างของสายด้วยพันธะไฮโดรเจน ดังรูปที่ 3



รูปที่ 3 พันธะไฮโดรเจนในเซลลูโลส โดยกลูโคสแต่ละยูนิตจะเกิดพันธะไฮโดรเจนภายในโมเลกุลเซลลูโลส 2 พันธะ คือ $O3-H \cdots O5'$ และ $O6 \cdots H-O2'$ และพันธะไฮโดรเจนระหว่างสายโมเลกุลเซลลูโลส $O6-H \cdots O3$

กลุ่มของสายโมเลกุลเซลลูโลสที่เชื่อมกันด้านข้างของสายด้วยพันธะไฮโดรเจนนี้เรียกไฟบริลมูลฐาน (elementary fibril) การเชื่อมกันดังกล่าวถ้าสายโมเลกุลเซลลูโลสมีการเรียงตัวอย่างมีระเบียบขนานกันไปทำให้เกิดบริเวณที่เป็นผลึก (crystalline regions) และถ้าการเรียงตัวดังกล่าวมีความเป็นระเบียบน้อยลงจะทำให้เกิดบริเวณที่เรียกว่าบริเวณอสัณฐาน (amorphous regions หรือ paracrystalline regions) ไฟบริลมูลฐานจำนวนหนึ่งเมื่อรวมกลุ่มกันจะเรียกว่า ไมโครไฟบริล ไมโครไฟบริลเมื่อเชื่อมกันทางด้านข้างและมีลิกนินเป็นตัวต่อหุ้มให้รวมกันเป็นกลุ่มเรียก แมคโครไฟบริล โดยมีเฮมิเซลลูโลสและสาร

อื่น ๆ ซึ่งอยู่ภายในช่องว่างระหว่างไมโครไฟบริลแต่ละกลุ่ม การรวมกลุ่มของสายโมเลกุลเซลลูโลส และการสะสมของสารต่าง ๆ ในช่องว่างดังกล่าวทำให้เซลลูโลสในธรรมชาติมีระบบการป้องกันการย่อยสลายโดยเอนไซม์ (6)



รูปที่ 4 ลำดับการรวมกลุ่มของเซลลูโลสในผนังเซลล์พืช และโครงสร้างของสายโมเลกุลเซลลูโลส

2.1.2 วัตถุประสงค์ที่มีเซลลูโลสเป็นองค์ประกอบ (3, 7, 8)

เศษวัสดุเหลือใช้ทางการเกษตรจะมีเซลลูโลสเป็นองค์ประกอบในปริมาณต่างกันไป ดังตารางที่ 4 และเศษวัสดุเหลือใช้ทางการเกษตรโดยทั่วไปจะมีปริมาณลิกนินเฉลี่ยร้อยละ 3-13

ตารางที่ 3 ปริมาณเซลลูโลสในวัตถุดิบชนิดต่าง ๆ

วัตถุดิบ	ส่วนประกอบที่พิจารณา (component)	ปริมาณเซลลูโลส* (ร้อยละโดยน้ำหนัก)
ข้าวโพด (corn)	stover	36
	ซัง (cobs)	28
ถั่วลิสง (peanuts)	เปลือก (hulls)	49
	ข้าว (rice)	42
ข้าวฟ่าง (sorghum)	ฟาง (straw)	30
	ต้นแห้ง (hay)	32
ถั่วเหลือง (soybean)	เปลือก (hulls)	51
	ต้นแห้ง (hay)	31
อ้อยน้ำตาล (sugarcane)	เปลือก (hulls)	52
	ใบแก่ (mature plants)	42
ฝ้าย (cotton)	ชานอ้อย (bagasse)	48
	เปลือกหุ้มเมล็ด (seed hulls)	60
	เส้นใย (fibre)	91
	ลำต้น (stalks)	35
สับปะรด (pineapple)	กากแห้ง	24.53
ข้าวโอต (oats)	เมล็ด (grain)	18
	ฟาง (straw)	40
	เปลือก (hulls)	51
อัลฟัลฟา (alfalfa)	ต้นอ่อนแห้ง (hay-midbloom)	30
	ต้นแก่แห้ง (hay-mature)	36

2.2 เอนไซม์เซลลูเลส

2.2.1 แหล่งของเอนไซม์เซลลูเลส

เอนไซม์เซลลูเลสสกัดได้จากจุลินทรีย์และเนื้อเยื่อสัตว์หลายชนิด เช่น *Aspergillus wentii* *Aspergillus niger* *Trichoderma viride* *Penicillium funiculosum* *Fusarium solani* *Helix panatia* *Helix pomatia* ไข่เค็มดิน และ *Octopus vulgaris* เป็นต้น เอนไซม์เซลลูเลสจากแหล่งที่แตกต่างกันจะมีสมบัติต่างกัน อันได้แก่ สัดส่วนของเอนไซม์ องค์ประกอบ อุณหภูมิ และค่าพีเอชที่เหมาะสมในการทำงาน (8)

2.2.2 องค์ประกอบของเอนไซม์เซลลูเลส

เอนไซม์เซลลูเลสประกอบด้วยเอนไซม์หลายชนิดที่ทำหน้าที่ร่วมกัน เมื่อใช้เทคนิคทางโครมาโตกราฟีคและอิเล็กโตรฟอรีซิส สามารถแยกเอนไซม์เซลลูเลสที่ซับซ้อนออกเป็นองค์ประกอบย่อย ๆ ได้ โดยพบว่าเอนไซม์เซลลูเลสมีเอนไซม์อย่างน้อย 3 ชนิด เป็นองค์ประกอบหลัก (9) ได้แก่

2.2.2.1 เอนไซม์ซี 1 (C_1) ทำหน้าที่กระตุ้นหรือแยกสายของเซลลูโลสให้มีสภาพที่เหมาะสมสำหรับการเข้าทำงานของเอนไซม์อื่น ๆ ต่อไป ดังนั้นเอนไซม์ซี 1 จึงจำเป็นอย่างยิ่งในกรณีที่มีการย่อยสลายสับสเตรทที่มีโครงสร้างซับซ้อน

2.2.2.2 เอนไซม์ซีเอกซ์ (C_x) หรือเอนไซม์บีตา-(1→4) กลูคาเนส (β -(1→4) glucanases) สามารถย่อยสลายอนุพันธ์ของเซลลูโลสที่ละลายน้ำได้ แต่อย่างไรก็ตาม เอนไซม์นี้ไม่สามารถย่อยสลายสับสเตรทที่มีโครงสร้างซับซ้อนมาก ๆ ได้ การตรวจสอบแอกติวิตีของเอนไซม์นี้มักใช้คาร์บอกซีเมธิล เซลลูโลสหรือไฮดรอกซีเอธิล เซลลูโลสเป็นสับสเตรทโดยวัดแอกติวิตีจากค่าความหนืดที่ลดลงหรือวัดปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ที่ถูกลดปล่อยออกมาจากปฏิกิริยาการย่อยสลาย โดยปกติเอนไซม์ซีเอกซ์มีเอนไซม์องค์ประกอบย่อย ๆ คือ

2.2.2.2.1 เอนไซม์เอนโด-บีตา-(1→4) กลูคาเนส (endo- β -(1→4) glucanases) ทำหน้าที่ย่อยสลายเซลลูโลสโมเลกุลออกเป็นโอลิโกเมอร์และน้ำตาลกลูโคสบางส่วน

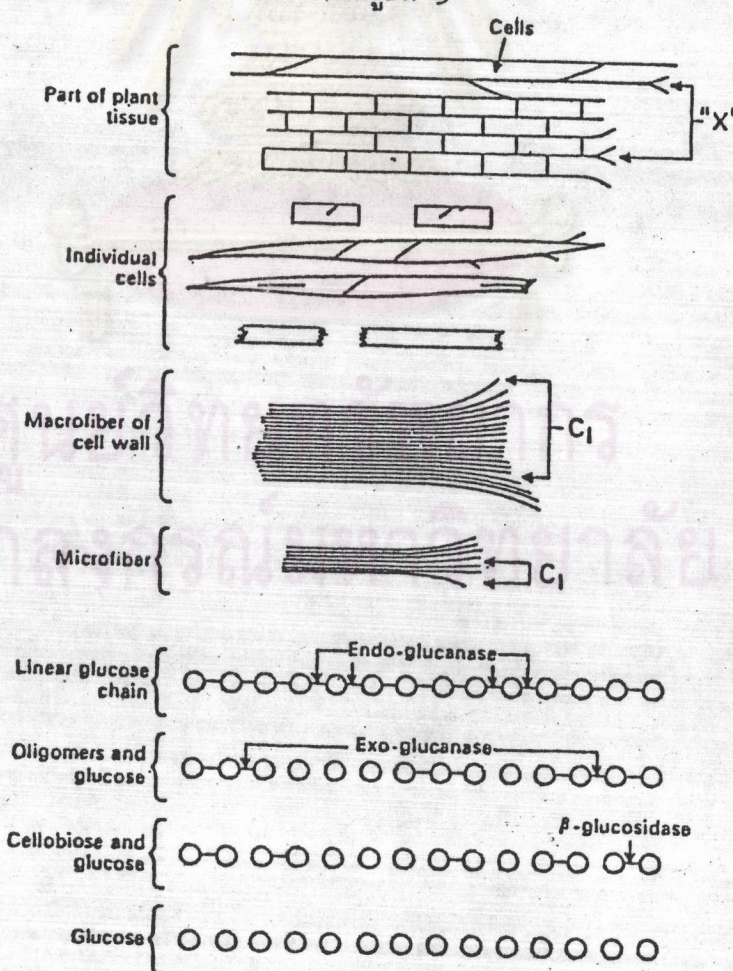
2.2.2.2.2 เอนไซม์เอกโซ-บีตา-(1→4) กลูคาเนส (exo- β -(1→4) glucanases) ทำหน้าที่ย่อยสลายโมเลกุลเซลลูโลสออกเป็นเซลโลไบโอส

และน้ำตาลกลูโคส

2.2.2.3 เอนไซม์บีตา-กลูโคซิเดส (β -glucosidases) หรือเอนไซม์เซลโลไบเอส ทำหน้าที่ย่อยสลายเซลโลไบโอสและเซลโลโอลิโกแซคคาไรด์ (cellooligosaccharides) สายสั้น ๆ ให้น้ำตาลกลูโคสโดยสามารถย่อยเซลโลไบโอสและเซลโลทรีโอสได้อย่างรวดเร็วและอัตราการย่อยสลายจะลดลงเมื่อความยาวของสายโมเลกุลเซลลูโลสเพิ่มขึ้น

2.2.3 การทำงานของเอนไซม์เซลลูเลส

Cowling ได้เสนอสมมติฐานเกี่ยวกับการทำงานของเอนไซม์เซลลูเลส โดยกล่าวว่ามีเอนไซม์ "x" ที่มีบทบาทอยู่ร่วมกับเอนไซม์เซลลูเลสจะเข้าทำงานเป็นอันดับแรกที่ทำเหม่งมีดเกิดลามลลา ทำให้เซลล์ที่ขูดแยกออกจากกันเป็นเซลล์เดี่ยว ๆ มีการแตกของผนังเซลล์และเกิดการหักของเซลล์บางเซลล์ขึ้น จากนั้นเอนไซม์องค์ประกอบของเอนไซม์เซลลูเลสจะเข้าทำงานตามลำดับ ดังแสดงในรูปที่ 5



รูปที่ 5 การย่อยสลายเซลลูโลสโดยเอนไซม์ "x" และเอนไซม์องค์ประกอบของเอนไซม์เซลลูเลส ตามสมมติฐานของ Cowling

2.2.4 ปัจจัยที่มีผลต่ออัตราการย่อยสลายเซลลูโลสด้วยเอนไซม์เซลลูเลส (5, 10)

ปัจจัยทางกายภาพและทางเคมีที่มีผลต่ออัตราการย่อยสลายเซลลูโลสโดยเอนไซม์เซลลูเลส มีดังนี้

2.2.4.1 ความชื้นของเส้นใยเซลลูโลส

ความชื้นของเส้นใยเซลลูโลสมีผลทำให้เส้นใยเซลลูโลสเกิดการพองตัว เนื่องจากน้ำที่จับกับโมเลกุลของเซลลูโลสจะทำให้โครงสร้างที่ซับซ้อนของเซลลูโลสเปิดออก เอนไซม์เซลลูเลสสามารถแพร่ผ่านเข้าทำการย่อยสลายได้ดีขึ้น นอกจากนี้ยังเป็นสารประกอบที่ให้ธาตุสำคัญสำหรับเติมลงสู่หมู่อิสระที่เกิดในกระบวนการทำลายพันธะไกลโคสิติกอีกด้วย

2.2.4.2 ความสามารถในการแพร่ผ่านของเอนไซม์โมเลกุล

(diffusibility)

เซลลูเลสที่ได้จากจุลินทรีย์มีคุณสมบัติเหมือนเอนไซม์ทั่วไป คือเป็นโปรตีนที่ละลายน้ำและมีมวลโมเลกุลสูง ทั้งขนาดและรูปร่างของเอนไซม์โมเลกุลเป็นปัจจัยกำหนดความสามารถในการแพร่ผ่านของเอนไซม์โมเลกุลเข้าสู่โครงสร้างของเซลลูโลสที่ซับซ้อน

2.2.4.3 ความเป็นผลึกของเซลลูโลส (crystallinity)

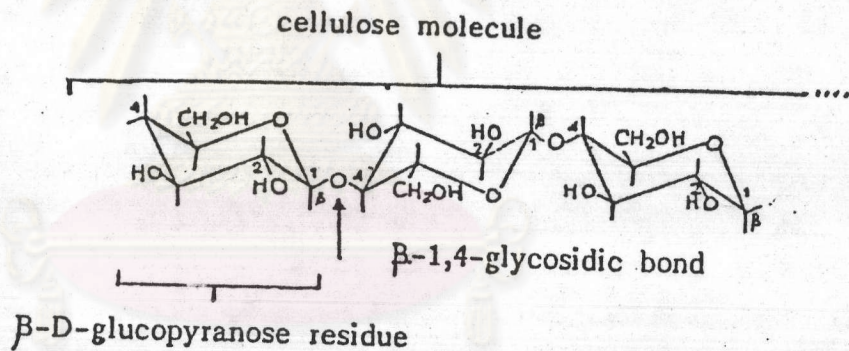
สายโมเลกุลเซลลูโลสที่มีการเรียงตัวกันอย่างมีระเบียบขนานกันไป และมีการเชื่อมกันทางด้านข้างของสายโมเลกุลเซลลูโลสด้วยพันธะไฮโดรเจน ทำให้เกิดบริเวณที่มีลักษณะเป็นผลึก ซึ่งมีความต้านทานต่อการย่อยสลายด้วยเอนไซม์เซลลูเลสสูงกว่าบริเวณที่เป็นอสัณฐาน ซึ่งสายโมเลกุลเซลลูโลสมีการเรียงตัวเป็นระเบียบน้อยกว่าบริเวณแรก ทั้งนี้เนื่องจากเอนไซม์เซลลูเลสสามารถแพร่ผ่านเข้าสู่โครงสร้างที่ไม่มีความเป็นระเบียบได้ดีกว่า

การย่อยสลายเซลลูโลสด้วยเอนไซม์เซลลูเลสมีแนวโน้มที่คล้ายคลึงกับการย่อยสลายด้วยกรด กล่าวคือ ในระหว่างการย่อยสลายนั้นขณะที่ส่วนอสัณฐานซึ่งเป็นส่วนของโมเลกุลที่ไวต่อการย่อยสลายถูกย่อยสลายไป จะทำให้เซลลูโลสที่เหลือมีสัดส่วนของความเป็นผลึกเพิ่มขึ้น ความต้านทานต่อการย่อยสลายจึงเพิ่มขึ้นตามลำดับ ดังนั้นการเตรียมสภาพขั้นต้นใด ๆ ที่มีผลทำให้สัดส่วนความเป็นผลึกของเซลลูโลสลดลงได้ก็จะมีผลช่วยเพิ่มความไวของเซลลูโลสต่อการย่อยสลายด้วยเอนไซม์ การเตรียมสภาพที่ช่วยลดความเป็นผลึกของเซลลูโลสดังกล่าว รวมถึงการตกตะกอนจากสารละลาย และการรบกวนโดยวิธีกล

เช่น การสั่นสะเทือนโดยการใช้เครื่องมือแบบสั่นสะเทือน (vibratory ball miller) หรือการใช้รังสี

2.2.4.4 ลักษณะโครงสร้าง (conformation) ของกลูโคสในโมเลกุลเซลลูโลส

เซลลูโลสรูปผลึกมีความต้านทานต่อการย่อยสลายมากกว่าเซลลูโลสรูปอสัณฐาน เนื่องจากโครงสร้างทางกายภาพที่มีความเป็นระเบียบช่วยกีดกันการเข้าถึงของเอนไซม์เซลลูเลส นอกจากนี้ยังมีสาเหตุเนื่องจากโครงสร้างและสภาพแข็งแรงแบบสเตอริก (steric rigidity) ของหน่วยแอนไฮโดรกลูโคส (anhydroglucose units) ในบริเวณที่เป็นผลึก ซึ่งในบริเวณดังกล่าวหน่วยกลูโคสจะมีโครงสร้างเป็นแบบเก้าอี้ (chair conformation) ที่มีหน่วยกลูโคไพราโนสจัดเรียงตัวในทิศทางตรงข้ามกันในผลึก ดังรูปที่ 6 ทำให้เกิดความจำเพาะที่เรียกว่าสเตอริโอสเปซิฟิซิตี (stereospecificity) ของการเกิดปฏิกิริยากับเอนไซม์



รูปที่ 6 การจัดเรียงตัวของหน่วยกลูโคไพราโนสในทิศทางตรงข้ามกันในผลึกเซลลูโลส

2.2.4.5 จำนวนหน่วยกลูโคสต่อโมเลกุลของเซลลูโลส

โมเลกุลของเซลลูโลสมีความยาวต่างกันตั้งแต่แกมมา-เซลลูโลส ซึ่งมีหน่วยกลูโคสน้อยกว่า 15 หน่วยต่อโมเลกุล จนถึงแอลฟา-เซลลูโลส ซึ่งมี 10,000-14,000 หน่วยต่อโมเลกุล อัตราการย่อยสลายด้วยเอนไซม์จะต่างกัน ขึ้นกับขนาดของโมเลกุลเซลลูโลส โดยเฉพาะการย่อยสลายด้วยเอนไซม์ที่ตัดสายเซลลูโลสจากด้านปลาย (endwise mechanism)

ในระหว่างการย่อยสลายเซลลูโลสนั้นเมื่อสายเซลลูโลสถูกตัดให้สั้นลงจนกระทั่งโมเลกุลสามารถละลายได้ และไม่มีโครงสร้างซับซ้อนที่เกี่ยวข้องกับโมเลกุลอื่นมากนักจะพบว่า สายเซลลูโลสนั้นมีความไวต่อการย่อยสลายด้วยเอนไซม์เพิ่มขึ้น

2.2.4.6 ธรรมชาติของวัตถุดิบที่เป็นแหล่งเซลลูโลส

วัตถุดิบจากธรรมชาติที่เป็นแหล่งเซลลูโลสจะมีสารประกอบต่าง ๆ รวมถึงอินทรีย์สารที่ละลายได้ในตัวทำละลายที่เป็นกลาง (neutral solvents) เช่น อะซิโตน อีเธอร์ เมทานอล เอทานอล เบนซีน และน้ำ สารประกอบเหล่านี้มีอิทธิพลต่ออัตราการย่อยสลายเซลลูโลสด้วยเอนไซม์ เนื่องจากการสะสมของสารประกอบดังกล่าวภายในโครงสร้างที่เป็นแคปิลารีของผนังเซลล์มีผลกีดกันการเข้าถึงของเอนไซม์สู่เซลลูโลส นอกจากนี้สารประกอบบางชนิดยังมีผลโดยตรงในการยับยั้งการทำงานของเอนไซม์เซลลูเลส เช่น กลูตาไธโอน (glutathione) และซิสทีน (cystine) ซึ่งมีผลยับยั้งการทำงานของเอนไซม์เซลลูเลสในฟอสเฟตบัฟเฟอร์ แต่ไม่มีผลยับยั้งเอนไซม์ดังกล่าวในซีเตรตบัฟเฟอร์ที่พีเอชเดียวกัน และผลการยับยั้งนี้จะแตกต่างกันไปสำหรับเซลลูเลสจากแหล่งต่างกัน

ลักษณะที่รวมตัวอยู่ในโครงสร้างของเซลลูโลสและทำหน้าที่ห่อหุ้มไมโครไฟบริลให้รวมกันเป็นกลุ่มใหญ่ที่มีผลจำกัดการเข้าทำงานของเอนไซม์เซลลูเลส ดังนั้นการย่อยสลายเซลลูโลสให้มีประสิทธิภาพสูงจำเป็นต้องกำจัดลักษณะออกบางส่วนเสียก่อน นอกจากนี้ชนิด ปริมาณ และการกระจายของกลุ่มแทนที่ (substituent groups) ก็มีผลต่ออัตราการย่อยสลายเซลลูโลสด้วยเช่นกัน กล่าวคือ กลุ่มแทนที่ต่าง ๆ เช่น กลุ่มเมธิล กลุ่มเอทิล กลุ่มไฮดรอกซีเอทิล กลุ่มคาร์บอกซีเมทิล เป็นต้น เมื่อกลุ่มเหล่านี้เข้าแทนที่ไฮโดรเจนอะตอมของหมู่ไฮดรอกซิลขั้นปฐมภูมิ หรือหมู่ไฮดรอกซิลขั้นทุติยภูมิในเซลลูโลสเกิดเป็นอนุพันธ์ของเซลลูโลส ทำให้เซลลูโลสมีความเป็นผลึกลดลงและมีการละลายเพิ่มขึ้น ทำให้อนุพันธ์ของเซลลูโลสที่ได้นั้นมีความไวต่อการย่อยสลายโดยเอนไซม์เพิ่มขึ้นจนกระทั่งถึงจุดที่มีการละลายสมบูรณ์ (complete solubility) หลังจากจุดนี้แล้วอนุพันธ์ที่ได้จะมีความไวต่อการย่อยสลายด้วยเอนไซม์ลดลง

2.3 การเตรียมสภาพขั้นต้นวัตถุดิบ (pretreatment) (8,11)

สิ่งจำเป็นประการแรกของการย่อยสลายเซลลูโลสด้วยเอนไซม์เซลลูเลสคือ การสัมผัสกันโดยตรงระหว่างเอนไซม์กับโมเลกุลเซลลูโลส เนื่องจากมีปัจจัยต่าง ๆ ทั้งปัจจัยทางกายภาพและปัจจัยทางเคมีดังกล่าวข้างต้น ที่มีส่วนกำหนดความไวของปฏิกิริยาการย่อยสลายเซลลูโลส ดังนั้นเพื่อเพิ่มประสิทธิภาพการย่อยสลายเซลลูโลสจึงต้องมีการเตรียมสภาพขั้นต้นวัตถุดิบให้เหมาะสมก่อนการย่อยสลาย การเตรียมสภาพขั้นต้นแบ่งเป็น 2 ประเภท คือ

2.3.1 การเตรียมสภาพขั้นต้นทางเคมี (chemical pretreatment) ได้แก่

2.3.1.1 การทำให้เกิดการพองตัวโดยใช้ต่าง เช่น โซเดียมไฮดรอกไซด์ หรือแอมโมเนีย ทำให้เกิดการสลายพันธะไฮโดรเจนที่เชื่อมระหว่างสายโมเลกุลเซลลูโลสและช่วยกำจัดลิกนินออกบางส่วน

2.3.1.2 การกำจัดลิกนิน (delignification) โดยการสกัดด้วยสารละลายแอลกอฮอล์ที่อุณหภูมิสูง เช่น การใช้บิวทานอล (butanol) และแอลกอฮอล์ชนิดอื่นที่มีมวลโมเลกุลสูงกว่าบิวทานอล

2.3.1.3 การใช้โอโซนหรือคาโดเซน (cadoxen) ช่วยกำจัดลิกนินและเฮมิเซลลูโลส ลดขนาดความยาวของโมเลกุลเซลลูโลส ลดความเป็นผลึก และเพิ่มการละลายของเซลลูโลส

2.3.1.4 การใช้ไอน้ำ (steaming) วิธีนี้ช่วยให้เซลลูโลสถูกย่อยได้ดีขึ้น แม้ว่าไม่มีการใช้สารเคมีใด ๆ ก็ตาม แต่การแตกตัวของหมู่อะเซทิลในคอนตันของกระบวนการนี้จะทำให้เกิดสภาพความเป็นกรดซึ่งนำไปสู่การย่อยสลายเซลลูโลสและลิกนินได้บางส่วน

2.3.2 การเตรียมสภาพขั้นต้นทางกายภาพ (physical pretreatment) ได้แก่

2.3.2.1 การโม่บด เป็นการใช้แรงบีบอัด (compressive force) และแรงเฉือน (shearing force) ทำให้ความยาวของโมเลกุลเซลลูโลสลดลง

2.3.2.2 การฉายรังสี เช่น การใช้รังสีแกมมาหรืออิเล็กตรอนที่มีความเร็วสูง (high-velocity electrons) ทำให้เซลลูโลสถูกย่อยได้ดีขึ้นเนื่องจากความยาวของสายโมเลกุลเซลลูโลสลดลง

2.3.2.3 การใช้อุณหภูมิต่ำโดยการแช่เยือกแข็งเซลลูโลสในน้ำที่ -75 องศาเซลเซียส ทำให้ความแข็งแรงและความยาวของสายโมเลกุลเซลลูโลสลดลง นอกจากนี้ การแช่เยือกแข็งสลับกับการละลายน้ำแข็ง (thawing) หลาย ๆ ครั้งติดต่อกันไป จะทำให้ผล ดังกล่าวเพิ่มขึ้น

2.3.2.4 การใช้ความดันสูงที่อุณหภูมิห้อง ทำให้เซลลูโลสถูกย่อยสลาย ได้ดีขึ้น

2.4 การผลิตน้ำตาลสำหรับหมักโดยการย่อยสลายเซลลูโลส

การผลิตน้ำตาลสำหรับหมักจากวัตถุดิบที่มีเซลลูโลสเป็นองค์ประกอบนั้น โดยทั่วไปแบ่ง เป็น 2 วิธีคือ

2.4.1 การย่อยสลายด้วยกรด (acid hydrolysis)

โดยการใช้กรดกำมะถันหรือกรดเกลือแบ่ง 2 วิธี ได้ดังนี้

2.4.1.1 การย่อยสลายด้วยกรดแบบช้า (slow acid hydrolysis)

ส่วนใหญ่จะใช้วิธีนี้ในการย่อยสลายเซลลูโลสในไม้เนื้อแข็งหรือซี่เลื่อยจากไม้เนื้อแข็ง

2.4.1.2 การย่อยสลายด้วยกรดแบบเร็ว (rapid acid hydrolysis)

โดยการใช้กรดควบคู่กับไอน้ำที่อุณหภูมิและความดันสูง

ปัญหาของการย่อยสลายด้วยกรดคือ น้ำตาลสำหรับหมักที่ได้มีปริมาณต่ำ เนื่องจากประมาณร้อยละ 35 ของน้ำตาลสำหรับหมักที่ได้จากการย่อยสลายเซลลูโลสนั้นจะถูก สลายต่อไปโดยกรด ทำให้ได้เฟอร์ฟูรัล (furfural) มีเทน (methane) และกรดน้ำตาล (sugar acid) เช่น กรดลิวูลินิก (levulinic) ผลเสียนอกจากจะทำให้ร้อยละผลได้ (% yield) ต่ำแล้ว สารประกอบที่ได้นี้ยังมีผลยับยั้งการหมักในยีสต์อีกด้วย

2.4.2 การย่อยสลายด้วยเอนไซม์ (enzymatic hydrolysis)

การย่อยสลายเซลลูโลสด้วยเอนไซม์สามารถทำได้ที่อุณหภูมิและความดันปกติ ไม่มีปัญหาการสูญเสียน้ำตาลสำหรับหมักที่ได้เหมือนการย่อยสลายด้วยกรด

2.5 การย่อยสลายเซลลูโลสโดยเอนไซม์เซลลูเลสอิสระ

ผลงานวิจัยของปราณี และคณะ (3) ในการทดลองใช้กากสับประคเป็นแหล่งเซลลูโลสศึกษาผลของการเตรียมสภาพขั้นต้นและหาสภาวะที่เหมาะสมสำหรับการย่อยสลายเซลลูโลสจากกากสับประค พบว่าการเตรียมสภาพขั้นต้นกากสับประคโดยการโม่บดจนได้กากสับประคที่มีขนาดอนุภาคประมาณ 250 ไมครอน ควบคู่กับการอบไอน้ำภายใต้ความดัน 15 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว เป็นเวลา 3 ชั่วโมง จากนั้นนำกากสับประคที่ผ่านการเตรียมสภาพขั้นต้นแล้วมาย่อยโดยใช้สารละลายผสมของเอนไซม์เซลลูเลสและเอนไซม์อะไมโลกลูโคสิดีสในพอสเฟตบัฟเฟอร์ พีเอช 6 ที่อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 67 ชั่วโมง ให้น้ำตาลรีดิวซ์สูงสุดร้อยละ 58.63 โดยน้ำหนักเมื่อเทียบกับกากแห้งเริ่มต้น คิดเป็นร้อยละของผลได้ (% yield) เท่ากับ 78.43

2.6 การย่อยสลายเซลลูโลสโดยเอนไซม์เซลลูเลสตรังรูป

มีผลงานวิจัยอีกมากมายเกี่ยวกับการย่อยสลายเซลลูโลสจากแหล่งต่าง ๆ ใ้ให้น้ำตาลสำหรับหมักโดยใช้เอนไซม์เซลลูเลสในรูปของสารละลาย ซึ่งปรากฏเสมอว่าเอนไซม์ไม่เสถียรเท่าที่ควร อีกทั้งไม่สามารถนำเอนไซม์กลับมาใช้ใหม่ได้ เสถียรภาพและความสามารถในการนำกลับมาใช้ใหม่ได้ของเอนไซม์สามารถทำได้โดยการตรึงรูปเอนไซม์บนตัวพุงที่เป็นของแข็ง

การใช้เอนไซม์ตรังรูปโดยทั่วไปมีข้อได้เปรียบเหนือการใช้เอนไซม์อิสระดังนี้ (12)

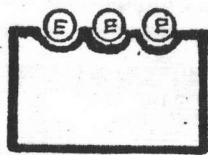
- 2.6.1 เอนไซม์ตรังรูปมีความเสถียรมากกว่าเอนไซม์อิสระ
- 2.6.2 ในทางปฏิบัติสามารถนำเอนไซม์กลับมาใช้ใหม่ได้ เนื่องจากสามารถแยกเอนไซม์ออกจากสับสเตรทและผลิตภัณฑ์ได้สะดวก
- 2.6.3 สามารถดัดแปลงเอนไซม์เพื่องานเฉพาะอย่างได้ง่าย
- 2.6.4 นำเอนไซม์ตรังรูปไปใช้ในปฏิกิริยาที่เป็นกระบวนการต่อเนื่องได้อย่างมีประสิทธิภาพ
- 2.6.5 ใช้เนื้อที่ของภาชนะในการเกิดปฏิกิริยาน้อยกว่า
- 2.6.6 การควบคุมปฏิกิริยาทำได้ดีและสะดวกกว่า
- 2.6.7 ทำให้ได้ผลิตภัณฑ์ที่มีความบริสุทธิ์สูงและได้ผลผลิตสูงกว่าด้วย
- 2.6.8 เป็นการประหยัดทรัพยากรธรรมชาติ อีกทั้งช่วยลดมลพิษ (pollution) ที่จะเกิดต่อสิ่งแวดล้อม

การตรึงรูปเอนไซม์แบ่งเป็น 3 ประเภท ตามวิธีที่ใช้ในการตรึงดังสรุปในตาราง
ที่ 4 และรูปที่ 7 ตามลำดับ

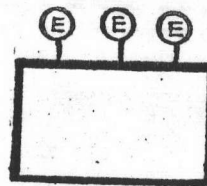
ตารางที่ 4 การตรึงรูปเอนไซม์ด้วยวิธีการต่าง ๆ

วิธีการตรึงรูปเอนไซม์	ลักษณะสำคัญ
1. วิธีเชื่อมกับตัวพุง (carrier binding)	เอนไซม์จะถูกตรึงอยู่กับตัวพุงโดยกระบวนการดูดซับ ทางกายภาพ (physical adsorption) การเชื่อม ด้วยพันธะเชิงไอออน (ionic binding) หรือการเชื่อม ด้วยพันธะโคเวเลนต์ (covalent binding)
2. วิธีเชื่อมข้าม (cross linking)	เอนไซม์จับกันเป็นร่างแหโดยมีโมเลกุลของสารอินทรีย์ เป็นตัวเชื่อมโยง
3. วิธีห่อหุ้ม (entrapment)	เอนไซม์ถูกห่อหุ้มในร่างแหโพลิเมอร์แบบเป็นช่องใน ไมโครแคปซูล (microcapsule) หรือถูกกักโดยอัลตรา เมมเบรน (ultramembrane)

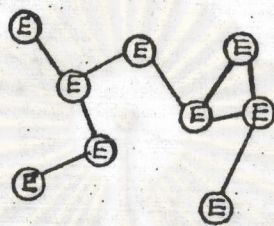
ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



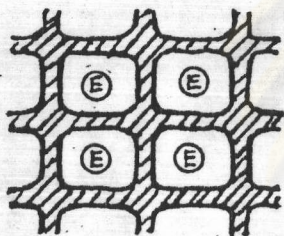
(1)



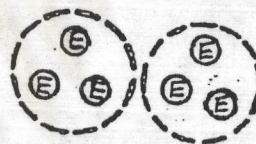
(2)



(3)



(4)



(5)

รูปที่ 7 ลักษณะการตรึงรูปแอนไซม์ด้วยวิธีต่าง ๆ

- (1) วิธีเชื่อมกับตัวพวงโดยการกูดจับ
 - (2) วิธีเชื่อมกับตัวพวงด้วยพันธะเชิงไอออนหรือพันธะโคเวเลนต์
 - (3) วิธีเชื่อมข้าม
 - (4) วิธีห่อหุ้มในร่างแหโพลีเมอร์แบบช่อง
 - (5) วิธีห่อหุ้มในไมโครแคปซูล
- Ⓔ คือ แอนไซม์

มีการศึกษาวิจัยที่เกี่ยวข้องกับการตรึงรูปเอนไซม์ เซลลูเลสโดยวิธีการต่าง ๆ ดังนี้

2.6.1 การตรึงรูปโดยวิธีเชื่อมกับตัวพุง (carrier binding)

2.6.1.1 การเชื่อมกับตัวพุงด้วยการดูดซับทางกายภาพ (physical adsorption)

การตรึงรูปเอนไซม์โดยวิธีการดูดซับกับตัวพุงสามารถทำได้โดยง่าย ทำให้เกิดการเปลี่ยนแปลงโครงสร้างและความเสียหายต่อเอนไซม์น้อยที่สุด อย่างไรก็ตาม การตรึงรูปเอนไซม์ด้วยวิธีนี้แรงของพันธะที่ดูดซับเอนไซม์บนตัวพุงอ่อนมาก เมื่อมีการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิเกิดขึ้นในระบบจะทำให้เอนไซม์ถูกชะล้างออกจากตัวพุงได้ง่าย ตัวพุงที่มีผู้ทดลองใช้ในการตรึงรูปเอนไซม์ เซลลูเลสโดยวิธีการดูดซับนี้ได้แก่ แก้วอัลคิลามีน (alkylamine glass bead) และถ่านไม้ (charcoal) พบว่าเอนไซม์ตรึงรูปบนตัวพุงทั้งสองชนิดนี้มีแอกติวิตีใกล้เคียงกัน (13)

Mandels และคณะ (14) ได้ใช้เซลลูโลสซึ่งเป็นสับสเตรทของเอนไซม์เอง เป็นตัวพุงในการตรึงรูปเอนไซม์เซลลูเลสจาก *Trichoderma viride* แบบดูดซับ ขณะที่มีการย่อยสลายเซลลูโลสซึ่งเป็นตัวพุงนั้นเอนไซม์ที่ถูกปลดปล่อยออกมาจากตัวพุงดังกล่าวจะดูดซับบนตัวพุงที่เติมลงใหม่อย่างต่อเนื่องตลอดเวลา เมื่อการย่อยสลายนี้อาจเกิดในเครื่องปฏิกรณ์เอนไซม์ตรึงรูปแบบถ่วงวน น้ำตาลกลูโคสที่ได้นั้นสามารถแยกออกจากเอนไซม์ตรึงรูปโดยการกรองเชิงเดี่ยว (simple filtration) หรือการหมุนเหวี่ยง (centrifugation) หรือโดยการกักเอนไซม์-เซลลูโลสเชิงซ้อน (enzyme-cellulose complex) ไว้ในคอลัมน์ (column) แล้วชะเอาเฉพาะส่วนน้ำตาลออกมา พบว่าสามารถผลิตน้ำตาลกลูโคสที่มีความเข้มข้นถึงร้อยละ 5-14 จากการใส่เซลลูโลสเข้มข้นร้อยละ 10-20 โดยน้ำหนัก อย่างไรก็ตาม พบว่ามีการหลุดของเอนไซม์เซลลูเลสเกิดขึ้นในระหว่างการย่อยสลายเซลลูโลสอย่างต่อเนื่องดังกล่าว

2.6.1.2 การเชื่อมกับตัวพุงด้วยพันธะเชิงไอออน

การตรึงรูปเอนไซม์โดยวิธีนี้เป็นการยึดเหนี่ยวเอนไซม์เข้ากับตัวพุงที่มีประจุตรงข้าม อาศัยหลักการที่ว่าเอนไซม์ในสารละลายจะมีประจุเนื่องจากการแตกตัวของสายรอง (side chain) ของกรดอะมิโนซึ่งเป็นองค์ประกอบของเอนไซม์โดยชนิดของประจุสุทธิและจำนวนของประจุบนโมเลกุลของเอนไซม์จะขึ้นกับค่าพีเอชของสารละลายที่ใช้ตัวพุงที่ใช้ในกรณีนี้ได้แก่ ตัวแลกเปลี่ยนแคตไอออน (cation exchangers) และตัว-

แลกเปลี่ยนแอนไอออน (anion exchangers) สำหรับยึดกับแอนไอออนที่มีประจุ เป็นบวกและลบ ตามลำดับ

สำหรับแอนไอออนแลกเปลี่ยนนั้น ในปี ค.ศ. 1985 Rohrbach (15) ได้ทดลองเตรียมตัวพองและตรึงรูปแอนไอออนแลกเปลี่ยน ตัวพองดังกล่าวเตรียมขึ้นจากตัวพองแกน (core supports) ที่เป็นวัสดุชนิดต่าง ๆ เช่น แก้ว เซรามิก โลหะ พลาสติก และเมมเบรน การเตรียมตัวพองสำหรับตรึงรูปแอนไอออนแลกเปลี่ยนจะต้องใช้สารประกอบโพสิเอธิลีนเป็นตัวกระตุ้นตัวพอง เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพการดูดซับของแอนไอออนบนตัวพอง ทั้งนี้พบว่าไม่ขึ้นกับความ เป็นรูปทรงของตัวพองแต่อย่างใด การเตรียมตัวพองวิธีนี้ทำได้โดยง่าย ใช้ส่วนประกอบที่ไม่ยุ่งยาก ประหยัดต้นทุนและเวลาในการเตรียม และใช้ตัวพองแกนเป็นวัสดุชนิดใดก็ได้ไม่มีขีดจำกัดทางด้านรูปร่างและพื้นผิว ทำให้สามารถเตรียมแอนไอออนแลกเปลี่ยนตรึงรูปด้วยพันธะไอออนิกที่มีความหนาของแอนไอออนบนผิวของตัวพองอย่างสม่ำเสมอ อย่างไรก็ตาม Rohrbach มิได้รายงานถึงคุณสมบัติและการทำงานของแอนไอออนแลกเปลี่ยนตรึงรูปที่ได้แต่อย่างใด

โดยปกติการตรึงรูปแอนไอออนโดยวิธีเชื่อมกับตัวพองด้วยพันธะเชิงไอออนิกกระทำได้ง่าย และไม่มีปฏิกิริยาเคมีที่รุนแรง จึงมักได้แอนไอออนตรึงรูปที่มีแอกติวิตีอยู่ในระดับสูง แต่อย่างไรก็ตามแอนไอออนตรึงรูปที่ได้จะหลุดจากตัวพองได้ง่ายเมื่อระบบมีการเปลี่ยนแปลงพีเอช และเมื่อระบบมีความเข้มข้นของเกลือหรือสับสเตรทที่สูงขึ้น

2.6.1.3 การเชื่อมกับตัวพองด้วยพันธะโคเวเลนต์ (covalent binding)

การเชื่อมกับตัวพองด้วยวิธีนี้แอนไอออนจะเชื่อมกับตัวพองด้วยพันธะโคเวเลนต์ระหว่างหมู่ฟังก์ชัน (functional groups) ของแอนไอออนและหมู่ที่ไวต่อปฏิกิริยา (reactive groups) ของตัวพอง หมู่ฟังก์ชันของแอนไอออนได้แก่ หมู่อะมิโนและหมู่คาร์บอกซิลที่ปลายสุดทั้งสองด้านของแอนไอออน หมู่คาร์บอกซิลของสายรองจากกรดกลูตามิกและกรดแอสปาทิก (β - และ γ -carboxyl groups) หมู่อะมิโนของไลซีน (ϵ -amino group) หมู่ซัลไฟดริล (sulphydryl group) ของซิสทีน หมู่ไฮดรอกซิลของเซรีนและธีโอนีน หมู่อิมิดาโซล (imidazol group) ของฮิสทีน และหมู่ฟีนอลิก (phenolic group) ของไทโรซีน หมู่ฟังก์ชันเหล่านี้จะทำปฏิกิริยากับหมู่ที่ไวต่อปฏิกิริยาของตัวพอง เช่น หมู่ไดอะโซเนียม (diazonium) แอซิด เอไซด์ (acid azide) ไอโซไซยาเนต (isocyanate) และเฮไลด์ (halides)

การสร้างพันธะโคเวเลนต์ก่อนข้างขั้วซ้อนและใช้กระบวนการที่ก่อนข้างรุนแรงสำหรับเอนไซม์ ในบางกรณีกระบวนการตรึงรูปนี้อาจทำให้แอกติวิตีของเอนไซม์เสียไปเนื่องจากการเปลี่ยนโครงรูปของเอนไซม์เกิดขึ้น อย่างไรก็ตามถ้าสามารถเตรียมเอนไซม์ตรึงรูปด้วยวิธีนี้ในสภาวะที่เหมาะสมแล้วเอนไซม์ก็จะยังคงมีแอกติวิตีอยู่ และไม่หลุดออกจากตัวพุงได้ง่าย เพราะพันธะโคเวเลนต์ที่ใช้เชื่อมมีแรงยึดเหนี่ยวที่แข็งแรงมาก การตรึงเอนไซม์โดยวิธีนี้จึงเป็นวิธีที่ใช้แพร่หลายมากที่สุด เช่น

ในปี ค.ศ. 1984 Fadda และคณะ (16) ได้ทดลองใช้ Sepharose ที่ผ่านการกระตุ้นด้วยไซยาโนเจนโบรไมด์ (CNBr-activated Sepharose) เป็นตัวพุงเชื่อมกับเอนไซม์เซลลูเลสด้วยพันธะเปปไทด์ เมื่อศึกษาคุณสมบัติทางจลนพลศาสตร์ (kinetic properties) ของเอนไซม์เซลลูเลสตรึงรูปที่ได้โดยใช้เซลลูโลส เอเซอร์ (cellulose azure) และพารา-ไนโตรฟีนิล-β-D-กลูโคไพแรโนไซด์ (p-nitrophenyl-β-D-glucopyranoside) เป็นสับสเตรทพบว่าเอนไซม์ตรึงรูปที่ได้มีค่าความเร็วการทำปฏิกิริยาสูงสุด (v_{max}) ลดลงเล็กน้อย และค่าคงที่ Michaelis (K_m) เพิ่มขึ้น เมื่อใช้วัตถุดิบจากธรรมชาติ ได้แก่ อัลฟา-อัลฟา (Alfa-Alfa) ฟางข้าวสาลี และไบสน พบว่าเอนไซม์ตรึงรูปสามารถทำงานได้ดีกว่าเอนไซม์อิสระ และมีความเสถียรมากกว่าด้วย นอกจากนี้ยังมีความต้านทานต่อการยับยั้งของทั้งกลูโคสและเซลโลไบโอสเพิ่มขึ้นด้วย

ในปี ค.ศ. 1985 Chagamas และคณะ (17) ได้ทดลองใช้ เดกซ์แทรนที่ผ่านการกระตุ้นด้วยไซยาโนเจนโบรไมด์ (CNBr-activated dextran) เป็นตัวพุง สร้างพันธะโคเวเลนต์กับหมู่อะมิโนของเอนไซม์เซลลูเลสจาก *Aspergillus niger* พบว่าเอนไซม์เซลลูเลสตรึงรูปที่ได้มีแอกติวิตีเหลืออยู่ร้อยละ 70 เมื่อเทียบกับแอกติวิตีทั้งหมดของเอนไซม์เซลลูเลสเดิม (native cellulase) มีเสถียรภาพมากกว่าเอนไซม์อิสระ (free enzyme) ที่พีเอชเป็นกรดและมีความต้านทานต่อการเสียสภาพที่อุณหภูมิสูงได้ดีขึ้น ช่วงพีเอชที่เอนไซม์ตรึงรูปเสถียรมากที่สุดเท่ากับพีเอช 4.0-5.0 ซึ่งจะค่อนข้างไปทางกรด ประมาณ 0.5-1.0 หน่วยพีเอช (pH unit) เมื่อเปรียบเทียบกับเอนไซม์อิสระ แต่ช่วงพีเอชที่เอนไซม์ตรึงรูปทำงานได้ดี (pH activity profile) นั้นจะเป็นช่วงเดียวกับช่วงพีเอชของเอนไซม์อิสระ คืออยู่ในช่วงพีเอช 4.0-5.0 การที่เอนไซม์ตรึงรูปมีพีเอชที่เหมาะสม (optimum pH) ไม่ต่างไปจากของเอนไซม์เดิมนั้น ผู้วิจัยได้อธิบายว่าอาจเนื่องจาก

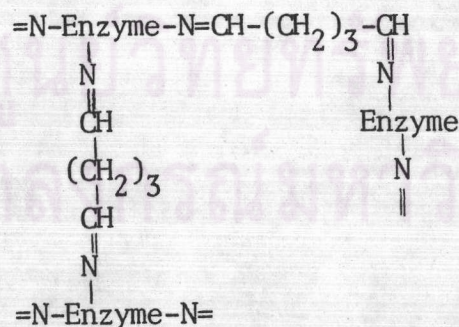
ไม่มีการเปลี่ยนแปลงลักษณะของตัวพองคาร์โบไฮเดรตที่จับกับเอนไซม์ก็เป็นได้

อย่างไรก็ตาม Rogalski และคณะ (18) ได้ให้ความเห็นว่าการใช้ตัวพองที่เป็นโพลีแซคคาไรด์ (polysaccharide) เช่น Sepharose และเตกซ์แทรนนั้นไม่เหมาะสมสำหรับกระบวนการผลิตในระดับอุตสาหกรรม เนื่องจากตัวพองดังกล่าวไม่มีความต้านทานต่อการทำลายของจุลินทรีย์ ดังนั้น Rogalski และคณะจึงได้ทดลองตรึงรูปเอนไซม์เซลลูเลสและเอนไซม์ดี-ไซลานเนสเชิงซ้อน (cellulase and D-xylanase complexes) จาก *Aspergillus terreus* F-413 โดยใช้แก้วพูน (controlled porosity glasses) เป็นตัวพอง แก้วพูนนั้นปกติมีข้อจำกัดคือมีความไวต่อปฏิกิริยาในการเกาะเกี่ยวกับเอนไซม์ที่ผิวตัวพอง ข้อจำกัดนี้สามารถแก้ไขได้โดยการให้ความร้อนที่เหมาะสมคือ อุณหภูมิ 700 องศาเซลเซียส นาน 35 ชั่วโมง ต่อจากนั้นเติมหมู่ไฮดรอกซิล (rehydroxylation) ด้วยโซเดียมไฮดรอกไซด์ ทำให้โบรอนอะตอมและกลุ่มไฮดรอกซิลในซิลิกาแลตทิซ (silica lattice) แพร่ออกมาสู่ผิวของแก้วพูน ทำให้แก้วพูนสามารถทำหน้าที่เป็นตัวพองในการยึดเกาะกับเอนไซม์ด้วยพันธะเคมีได้ดีขึ้น เมื่อนำแก้วพูนที่ผ่านขั้นตอนการเตรียมสภาพดังกล่าวมากระตุ้นด้วยสารประกอบอะมิโนอัลคิลไซเลน เช่น อะมิโนโพรพิลไตรเอทออกซีไซเลน (3-aminopropyltriethoxysilane) หรือไกลโคเฟส (3-glycidoxypropyltrimethoxysilane) จากนั้นนำแก้วพูนที่ผ่านการกระตุ้นมาเชื่อมกับเอนไซม์เซลลูเลสโดยใช้กลูตาราลดีไฮด์ (glutaraldehyde) หรือโซเดียมบอโรไฮเดรต (NaBH_4) ตามลำดับ จากการวิจัยพบว่า อัตราการเกาะเกี่ยว (degree of binding) ของเอนไซม์เซลลูเลสบนแก้วพูนจากการตรึงรูปทั้งสองวิธีมีค่าอยู่ในระหว่างร้อยละ 71.6-98.1 เมื่อวัดแอกติวิตีในรูปของปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ที่ได้จากการย่อยสลายเอเวเซล เซลลูโลส (Avicel cellulose) พบว่าการกระตุ้นแก้วพูนด้วยอะมิโนโพรพิลไตรเอทออกซีไซเลนจะให้เอนไซม์ตรึงรูปที่มีแอกติวิตีสูงกว่าการกระตุ้นด้วยไกลโคเฟส เซลลูเลสตรึงรูปที่ได้แสดงแอกติวิตีในช่วงพีเอชที่กว้างขึ้น และในช่วงพีเอชที่เท่ากัน เอนไซม์ตรึงรูปจะมีแอกติวิตีสูงกว่าเอนไซม์อิสระ อัตราของการย่อยสลายเซลลูโลส (degree of cellulose saccharification) ของเอนไซม์ตรึงรูปบนแก้วพูนที่ผ่านการกระตุ้นด้วยอะมิโนโพรพิลไตรเอทออกซีไซเลน (APTES-controlled porous glass) เท่ากับร้อยละ 25 ในขณะที่เอนไซม์เซลลูเลสอิสระและเอนไซม์เซลลูเลสตรึงรูปบนแก้วพูนที่ผ่านการกระตุ้นด้วยไกลโคเฟส (glucophage-controlled porous glass) มีค่าดังกล่าวร้อยละ 22.5 และ 21 ตามลำดับ เมื่อย่อยสลายเซลลูโลสนาน 72 ชั่วโมง

การใช้แก้วพูนเป็นตัวพุงมีข้อดีหลายประการคือ แก้วพูนทนทานต่อแรงกล การขัดสี และทนต่อแรงกดดันในระดับสูง ไม่มีข้อจำกัดในการเลือกรูปร่าง มีรูปร่างถาวรและสะดวกต่อการใช้งาน ทนทานต่อการเปลี่ยนแปลงพีเอชในช่วงกว้าง และสามารถนำกลับมาใช้เป็นตัวพุงใหม่ได้หลายครั้ง แต่เป็นที่น่าสังเกตว่าตัวพุงที่ให้คุณสมบัติที่ดี เช่น แก้วพูนที่มีราคาสูง ดังนั้นมีผลงานวิจัยไม่น้อยที่พยายามใช้วัสดุจากธรรมชาติ เช่น ทรายแม่น้ำ (river bed sand) ซึ่งมีมาก หาได้ง่าย และราคาถูก มาทดแทนการใช้แก้วพูน โดย Thomplison และคณะ (19) ได้ชี้ให้เห็นว่า ทรายน่าจะเป็นตัวพุงที่เหมาะสมและมีคุณสมบัติไม่ต่างไปจากแก้วพูน และในปี ค.ศ. 1988 ปราณี และคณะ (20) ได้ทดลองใช้ทรายแม่น้ำเป็นตัวพุงในการตรึงรูปเอนไซม์ เรนิน โดยมีอะมิโนโพรพิลไตรเอธออกซีไซเลนเป็นสารกระตุ้น และกลูตาราลดีไฮด์เป็นตัวเชื่อมพันธะ ผลการทดลองพบว่าเอนไซม์ เรนินตรึงรูปที่ได้มีแอกติวิตีและเสถียรภาพในระดับสูง

2.6.2 การตรึงรูปโดยวิธีเชื่อมข้าม (cross linking)

เป็นการทำให้โมเลกุลอิสระของเอนไซม์ในสารละลายเชื่อมข้ามกันเป็นร่างแห และมีขนาดใหญ่มากจนสามารถแยกตัวออกจากสารละลายได้ โดยต้องใช้สารอินทรีย์ที่มีหมู่ฟังก์ชันตั้งแต่ 2 หมู่ขึ้นไปในโมเลกุลเดียวกันเป็นตัวเชื่อม สารอินทรีย์ที่นิยมใช้มากที่สุดคือ กลูตาราลดีไฮด์ ทำหน้าที่เชื่อมเอนไซม์โดยหมู่อัลดีไฮด์ที่ปลายทั้งสองของกลูตาราลดีไฮด์ จะทำปฏิกิริยากับหมู่อะมิโนของเอนไซม์เกิด Schiff bases (Schiff bases) ขึ้น ดังรูปที่ 8



รูปที่ 8 การเชื่อมไขว้เอนไซม์โดยใช้กลูตาราลดีไฮด์เป็นตัวเชื่อมไขว้

เนื่องจากการเชื่อมข้ามเอนไซม์นี้เป็นปฏิกิริยาที่ทำให้เกิดพันธะโคเวเลนต์ จึงเป็นกระบวนการที่ค่อนข้างรุนแรงสำหรับเอนไซม์ ปกติแล้วจะมีการสูญเสียแอกติวิตีของเอนไซม์ด้วย อย่างไรก็ตาม

เอนไซม์ที่เตรียมโดยวิธีนี้จะมีเสถียรภาพสูง เช่นเดียวกับการตรึงกับตัวพุงด้วยพันธะโคเวเลนต์

2.6.3 การตรึงรูปโดยวิธีห่อหุ้ม (entrapment)

การตรึงรูปโดยวิธีนี้เอนไซม์จะไม่เชื่อมติดกับตัวพุง แต่จะถูกห่อหุ้มอยู่ภายในร่างแหของโพลีเมอร์หรือภายในไมโครแคปซูล โดยโพลีเมอร์หรือผนังของไมโครแคปซูลจะยอมให้สารโมเลกุลเล็ก ๆ เช่น สับสเตรทและผลิตภัณฑ์ผ่านเข้าออกได้ แต่จะกักเอนไซม์ซึ่งมีขนาดของโมเลกุลใหญ่กว่าไว้ภายใน การกรองกั้นเอนไซม์โดยใช้อัลตราเมมเบรน (ultramembrane filter) ในปฏิบัติการเอนไซม์ก็จัดว่าเป็นการตรึงเอนไซม์โดยวิธีห่อหุ้มเช่นกัน เพราะเอนไซม์ถูกจำกัดให้อยู่ในบริเวณหนึ่ง ๆ โดยเมมเบรนแต่ผลิตภัณฑ์ซึ่งมีโมเลกุลเล็กกว่าสามารถผ่านเมมเบรนออกไปได้ เอนไซม์ที่ถูกตรึงโดยวิธีห่อหุ้มนี้จะมีสมบัติเหมือนเอนไซม์อิสระในสารละลาย การห่อหุ้มเป็นวิธีการตรึงรูปที่นุ่มนวลสำหรับเอนไซม์ จึงมีการสูญเสียแอกติวิตี น้อยมาก แต่การห่อหุ้มนี้เหมาะสมสำหรับเอนไซม์ที่มีสับสเตรทโมเลกุลเล็กพอที่จะผ่านรูพรุนของโพลีเมอร์หรือเยื่อหุ้มของไมโครแคปซูลเข้าไปได้เท่านั้น ในกรณีที่สับสเตรทมีขนาดโมเลกุลใหญ่ เอนไซม์กับสับสเตรทจะไม่ได้พบกันเลย

การตรึงรูปโดยวิธีการห่อหุ้มแบ่งเป็น 3 วิธีคือ

2.6.3.1 การห่อหุ้มเอนไซม์ภายในร่างแหของโพลีเมอร์ (lattice type)

2.6.3.2 การห่อหุ้มเอนไซม์ภายในไมโครแคปซูล (microcapsule type)

2.6.3.3 การห่อหุ้มเอนไซม์ด้วยอัลตราเมมเบรน (ultramembrane)

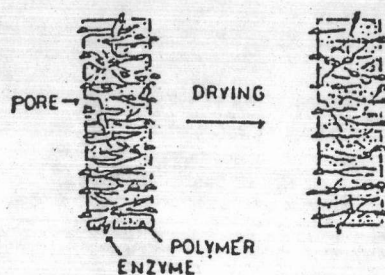
แม้ว่าเซลลูโลสจะเป็นสับสเตรทที่มีขนาดโมเลกุลใหญ่ อย่างไรก็ตาม มีผลงานวิจัยไม่น้อยที่พยายามตรึงรูปเอนไซม์เซลลูเลสโดยวิธีการห่อหุ้ม ดังต่อไปนี้

2.6.3.1 การห่อหุ้มเอนไซม์ภายในร่างแหของโพลีเมอร์

ในปี ค.ศ. 1983 Kumakura และ Kaetsu (21) ได้ทดลองเตรียมเอนไซม์เซลลูเลสตรึงรูปโดยการห่อหุ้มด้วยโพลีเอธิลีนไกลคอลไดอะครีเลท (poly ethylene glycol diacrylate) ซึ่งมีลักษณะเป็นโพลีเมอร์เมตริกที่มีรูพรุน (porous polymer matrix) โดยการฉายรังสีแกมมา ที่อุณหภูมิห้อง ทำให้เกิดปฏิกิริยาโพลีเมอไรเซชัน (radiation polymerization) ของโมโนเมอร์ซึ่งมีหมู่ฟังก์ชัน 2 หมู่ (bifunctional

monomer) จากการศึกษาพบว่าแอกติวิตีของเอนไซม์ตรีงรูปที่ได้ขึ้นกับความเข้มข้นเริ่มต้นของ โมโนเมอร์ จำนวนหน่วยของออกซีเอธิลีน (oxyethylene units) ซึ่งมีผลต่ออัตราการ เกาะเกี่ยวของน้ำ (degree of hydration) บนโพลีเมอร์ และมีผลต่อขนาดของรูพรุนใน โพลีเมอร์ด้วย โดยเอนไซม์ตรีงรูปจะมีแอกติวิตีเพิ่มขึ้นเมื่อความเข้มข้นตั้งต้นของโมโนเมอร์ ไม่สูงเกินไปนัก และโมโนเมอร์ที่มีจำนวนหน่วยของออกซีเอธิลีนสูงจะทำให้โพลีเมอร์ที่ได้มี ระดับการเกาะเกี่ยวกับน้ำสูง โพลีเมอร์มีการพองตัวมากทำให้เอนไซม์ตรีงรูปที่ได้แสดงแอกติวิตี ที่สูงด้วย

ต่อมาในปี ค.ศ. 1984 ทั้งสองพบว่า (22) การทำให้เกิด ปฏิริยาโพลีเมไรเซชันโดยการฉายรังสีที่อุณหภูมิที่ต่ำนั้น ถ้าเพิ่มขึ้นตอนการทำแห้ง (drying) จะช่วยเพิ่มแอกติวิตีของเอนไซม์ตรีงรูป ขั้นตอนแรกคือการเตรียมโพลีเมอร์เมตริกซ์ที่มีรูพรุน โดยการลดอุณหภูมิของสารละลายของโมโนเมอร์ซึ่งเป็นไฮโดรฟิลลิก โมโนเมอร์ (hydrophillic monomer) ในน้ำให้เป็น -78 องศาเซลเซียส แล้วฉายรังสีแกมมาขนาด 1.0 เมกะแร็ค (Mrad) จากนั้นนำโพลีเมอร์เมตริกซ์ที่ได้มาตัดเป็นชิ้นบาง ๆ แล้วใส่ชิ้นโพลีเมอร์ลงในสารละลาย เอนไซม์เซลลูเลสเข้มข้นร้อยละ 1.0 ในสารละลายอะซิเตตบัฟเฟอร์ 0.1 โมลาร์ ที่เอช 4.5 แช่ทิ้งไว้ 24 ชั่วโมง ที่ 25 องศาเซลเซียส แล้วจึงนำชิ้นโพลีเมอร์ที่ได้มาทำแห้งในสภาวะ สูญญากาศ (vacuum drying) ที่ 25 องศาเซลเซียส การฉายรังสีลงในสารละลาย โมโนเมอร์ซึ่งผ่านการแช่แข็งแล้วนั้น จะทำให้เกิดโพลีเมอร์ และขณะเดียวกันรังสีทำให้น้ำแข็ง ที่แทรกอยู่ในสารละลายดังกล่าวละลายด้วย ดังนั้นร่างแหโพลีเมอร์ที่ได้จึงมีรูพรุนสำหรับกักเก็บ เอนไซม์ได้ การทำแห้งช่วยทำให้ร่างแหโพลีเมอร์เกิดการหดตัว (Shrinking) และ เปลี่ยนแปลงลักษณะจากเดิมเป็นเจล (gel) ยึดหยุ่นคล้ายฟองน้ำกลายเป็นร่างแหโพลีเมอร์ ที่แข็งมีผลให้โพลีเมอร์ที่ได้สามารถกักเก็บเอนไซม์เซลลูเลสไว้ภายในได้แน่นขึ้น ลักษณะที่ กล่าวนี้แสดงให้เห็นในรูปที่ 9



รูปที่ 9 ลักษณะการพองตัวของเอนไซม์เซลลูเลสโดยร่างแหโพลีเมอร์ก่อนและหลังการทำแห้ง

จากรูปที่ 9 จะเห็นว่าร่างแหโพลีเมอร์มีรูพรุน ทำให้สัปสเตรท และผลิตภัณฑ์สามารถแพร่ผ่านได้ดี จากการศึกษาพบว่าขนาดของรูพรุนจะขึ้นกับความเข้มข้นของโมโนเมอร์เริ่มต้น โดยปริมาณและขนาดของรูจะลดลงเมื่อสารละลายโมโนเมอร์มีความเข้มข้นเริ่มต้นเพิ่มขึ้น (ปริมาณน้ำลดลง) และจะมีผลให้ปริมาณเอนไซม์ที่ถูกห่อหุ้มในรูพรุนลดลงด้วย นั่นคือแอกติวิตีของเอนไซม์ เซลลูเลสในร่างแหโพลีเมอร์ที่เตรียมจากสารละลายโมโนเมอร์ที่เข้มข้นน้อยกว่าจะให้แอกติวิตีของเอนไซม์สูงกว่า ซึ่งสามารถอธิบายได้โดยอาศัยการเกิดน้ำแข็งของสารละลายโมโนเมอร์นั่นเอง อัตราการลดอุณหภูมิไปสู่ -78 องศาเซลเซียส มีผลต่อขนาดรูพรุนของโพลีเมอร์ด้วย ซึ่งอธิบายโดยใช้หลักการเกิดผลึกน้ำแข็งเช่นกันคือ ถ้าอัตราการลดอุณหภูมิเป็นไปอย่างรวดเร็วจะทำให้ได้ก้อนน้ำแข็งขนาดเล็กมาก เป็นผลให้โพลีเมอร์ที่ได้มีขนาดของรูพรุนเล็กด้วย และส่งผลไปถึงแอกติวิตีของเอนไซม์ดังกล่าวข้างต้น นอกจากนี้แล้วอัตราการเกาะเกี่ยวกับน้ำของร่างแหโพลีเมอร์ มีผลต่อแอกติวิตีของเอนไซม์ตรึงรูปด้วย กล่าวคือโพลีเมอร์ที่มีอัตราการเกาะเกี่ยวกับน้ำสูงก็จะทำให้โพลีเมอร์นั้นมีการพองตัว ทำให้รูพรุนมีขนาดใหญ่และส่งผลให้เอนไซม์ตรึงรูปที่ได้มีแอกติวิตีสูงด้วย

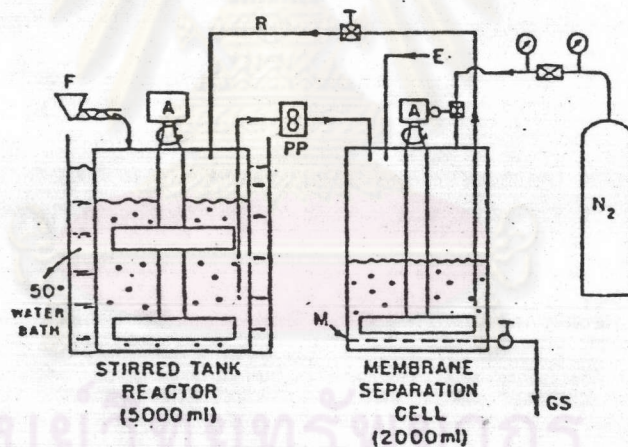
2.6.3.2 การห่อหุ้มเอนไซม์ภายในไมโครแคปซูล

Kumakura และ Kaetsu (23) ได้ทดลองตรึงรูปเอนไซม์ เซลลูเลสจาก *Trichoderma viride* โดยการห่อหุ้มไว้ในไมโครแคปซูลซึ่งเตรียมโดยปฏิกิริยาโพลีเมอไรเซชันของ 2-ไฮดรอกซีเอทิล เมทาครีเลท (2-Hydroxyethyl methacrylate) และเตตระเอทิลีนไกลคอลไดอะครีเลท (tetraethyleneglycol diacrylate) โดยใช้รังสีแกมมาขนาด 1.0 Mrad ที่อุณหภูมิ -78 องศาเซลเซียส โดยมีการบดเอนไซม์ที่ผ่านการแช่แข็งแล้วให้แตกเป็นอนุภาคเล็ก ๆ ก่อนการทำปฏิกิริยาโพลีเมอไรเซชันจากการทดลองพบว่า แอกติวิตีของเอนไซม์ตรึงรูปที่ได้จะขึ้นกับความหนาของเมมเบรนคือ ถ้าเมมเบรนบางเกินไปแอกติวิตีจะต่ำ เนื่องจากไมโครแคปซูลแตกในขณะที่นำเอนไซม์ตรึงรูปกลับมาใช้ใหม่ ถ้าเมมเบรนมีความหนาเกินไปจะทำให้แอกติวิตีของเอนไซม์ตรึงรูปลดลงเช่นกัน เนื่องจากเมมเบรนเกิดแรงต้านทานการแพร่ผ่านของสัปสเตรทมากขึ้น ความหนาของเมมเบรนที่เหมาะสมคือ $50-200$ ไมครอน นอกจากนั้นขนาดของไมโครแคปซูลก็มีผลต่อแอกติวิตีของเอนไซม์ตรึงรูปที่ได้ด้วย เมื่อใช้เซลโลไบโอสเป็นสัปสเตรทในเครื่องปฏิกรณ์คอลลัมน์ ในกระบวนการย่อยสลายแบบต่อเนื่อง พบว่าความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสจะเพิ่มขึ้นในตอนแรกและคงที่เมื่อ

การย่อยสลายเพิ่มขึ้น คิดเป็นร้อยละของการเปลี่ยน (% conversion) เท่ากับ 95 แต่เมื่อพิจารณาความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสที่ได้ในการย่อยสลายติดต่อกันนาน 20 วัน พบว่าเมื่อใช้สับสเตรทเป็นสารละลายเซลลูโลสไฮโดรไลสเข้มข้นร้อยละ 1 จะให้น้ำตาลกลูโคสที่มีความเข้มข้นไม่เกินร้อยละ 1 เท่านั้น

2.6.3.3 การท้อท้มเอนไซม์โดยใช้อัลตราเมมเบรน

Ghose และ Kostick (24) ได้ทดลองใช้เครื่องปฏิกรณ์เมมเบรน (membrane reactor) ซึ่งประกอบด้วยเมมเบรนที่มีความสามารถในการกรองตามมวลโมเลกุล (molecular weight cut off) ต่าง ๆ กัน เช่น Amicon (PM-30) และ Abcor (HFA 300) ซึ่งสามารถกรองสารที่มีมวลโมเลกุลมากกว่า 30,000 ไว้ได้ โดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เมมเบรนร่วมกับเครื่องปฏิกรณ์ถังกวน (stirred tank reactor) ดังแสดงในรูปที่ 10



รูปที่ 10 ระบบที่ใช้ย่อยเซลลูโลสโดยรวมปฏิกรณ์ถังกวนเข้ากับปฏิกรณ์เมมเบรน

A = เครื่องกวน (agitator)

PP = เครื่องสูบลมเพอร์ริสโตลติก (peristaltic pump)

GS = สารละลายน้ำตาลกลูโคสปราศจากเซลลูเลสและสับสเตรท

F = เซลลูโลสสับละเอียด

E = สารละลายเซลลูเลสในน้ำหรือในอาหารเลี้ยงเชื้อ

R = ของผสมที่ย่อยแล้วส่งกลับสู่ เครื่องปฏิกรณ์ถังกวนหลังการแยกกลูโคสออกแล้ว

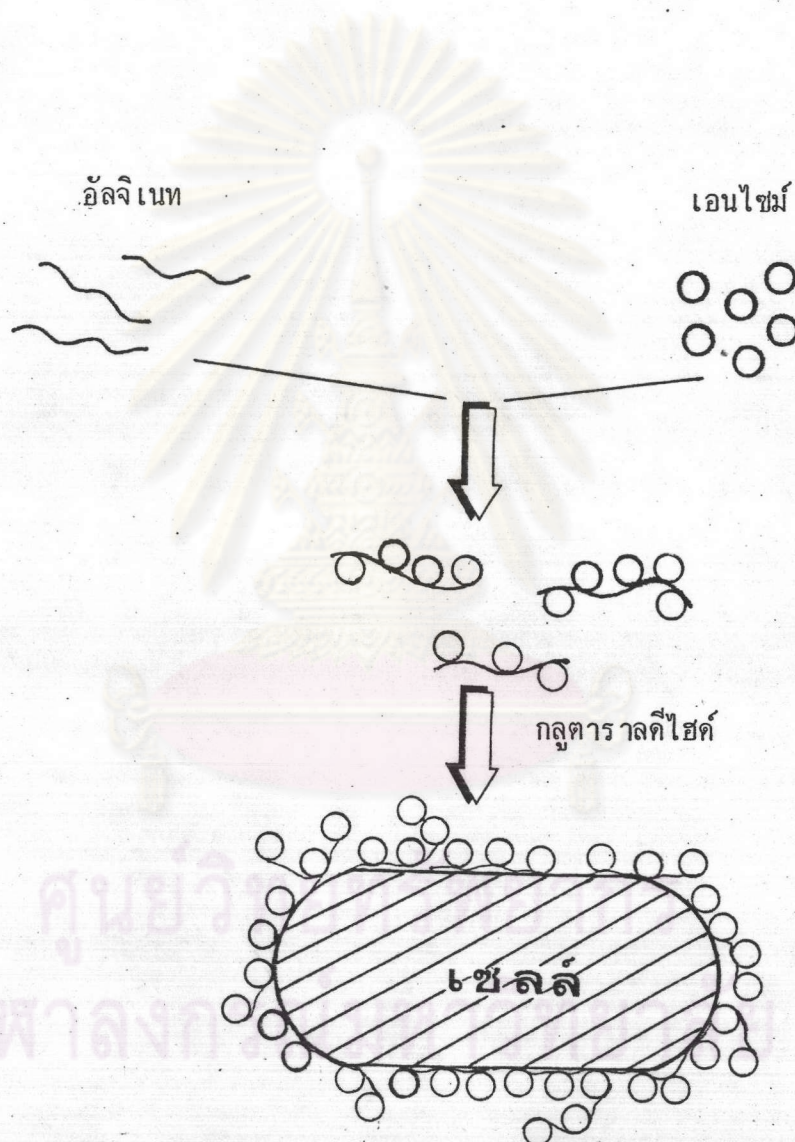
M = เมมเบรน

ในการทดลองนี้ใช้เอนไซม์เซลลูเลสจาก *Trichoderma viride* (QM 9123) ในอาหารเลี้ยงเชื้อซึ่งถูกทำให้เข้มข้นขึ้น 8 เท่า โดยใช้อัลตราเมมเบรนลับสเตอร์ที่ใช้คือ ซอลกา ฟลอก (Solka Floc) บดละเอียดขนาดอนุภาคเล็กกว่า 25 ไมครอน เข้มข้นร้อยละ 30 โดยปฏิกิริยาการย่อยสลายจะเริ่มที่เครื่องปฏิกรณ์ดังกล่าวที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส หลังจากการย่อยสลายดำเนินไป 48 ชั่วโมง ของเหลวจะถูกถ่ายไปสู่เครื่องปฏิกรณ์เมมเบรนขนาด 2000 มิลลิลิตร เกิดการกรองน้ำตาลกลูโคสซึ่งเป็นผลิตภัณฑ์หลักออกภายใต้ความดัน 40 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว โดยใช้เวลาในการกรอง 5 ชั่วโมง ที่ 27 องศาเซลเซียส ของเหลวที่เหลือจะถูกถ่ายเทกลับไปสู่เครื่องปฏิกรณ์ดังกล่าวพร้อมกับมีการเติมเซลลูโลสใหม่เพิ่มอีก 95 กรัม จากนั้นการย่อยสลายและการกรองดำเนินต่อไปเช่นเดิม จากการย่อยสลายติดต่อกัน 10 วัน ผลได้ (yield) น้ำตาลกลูโคสเท่ากับร้อยละ 54.3 คิดเป็นร้อยละของการเปลี่ยนทั้งหมด (overall conversion) จากเซลลูโลสเป็นกลูโคสเท่ากับร้อยละ 71.14 โดยการย่อยในดังกล่าวจะทำให้ได้น้ำตาลกลูโคสเข้มข้นร้อยละ 14 ภายในเวลาน้อยกว่า 50 ชั่วโมง และจากการใช้เทคนิคทางโครมาโตกราฟีพบว่า ร้อยละ 70 ของผลิตภัณฑ์ที่ได้เป็นน้ำตาลกลูโคส ผลิตภัณฑ์ที่เหลือส่วนใหญ่เป็นเซลโลไบโอสและมีไซโลไบโอส (xylobiose) เพียงเล็กน้อย โดยที่ไม่พบว่ามีเอนไซม์ เซลลูเลสและเซลลูโลสปะปนออกมากับผลิตภัณฑ์เลย

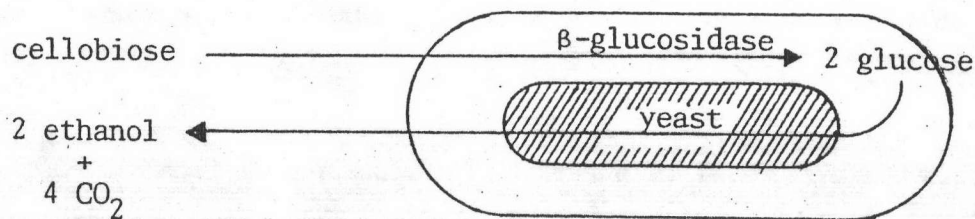
2.7 การตรึงรูปรวม (coimmobilization)

การตรึงรูปรวมเป็นการตรึงรูปที่รวมเอนไซม์หลายชนิดเข้าด้วยกัน หรือรวมเอนไซม์เข้ากับเซลล์จุลินทรีย์ โดยมีวัตถุประสงค์ที่จะรวมคุณสมบัติการเร่งปฏิกิริยาทางชีวภาพ (biocatalytical properties) ของเอนไซม์และเซลล์จุลินทรีย์เข้าด้วยกัน เพื่อให้เกิดสารผลิตภัณฑ์ที่ต้องการจากปฏิกิริยาที่เกิดอย่างสมบูรณ์ในหน่วยเดียวกัน เช่น ผลการวิจัยของ Kamoto และคณะ (25) ในการตรึงรูปรวมของเอนไซม์ยูริเคส (uricase, EC 1.7.3.3) เอนไซม์อัลแลนทอยเนส (allantoinase, EC 3.5.3.4) เอนไซม์อัลแลนทอยเคส (allantoicase, EC 3.5.2.5) และเอนไซม์คาตาเลส (catalase) โดยตรึงรูปรวมบนไฟบรินเมมเบรนเชิงเดี่ยว (single fibrin membrane) ทำให้ได้เอนไซม์เชิงซ้อนตรึงรูป (immobilized multienzyme complex) ที่สามารถทำลายกรดยูริก (uric acid) ให้ยูเรีย (urea) และกรดไกลออกซาลิก (glyoxylic acid)

เทคนิคการตรึงรูปรวมนั้น ปัจจุบันเป็นที่สนใจในระดับการศึกษาขั้นมูลฐาน (fundamental studies) หรือการศึกษาวิจัยในห้องปฏิบัติการ (laboratory scale) อย่างไรก็ตามระบบการตรึงรูปรวมที่สามารถใช้ประโยชน์ในการผลิตระดับอุตสาหกรรมได้แก่ การตรึงรูปรวมระหว่าง *Zymomonas mobilis* และเอนไซม์ไกลโคซิเดส (glycosidases) (26) ดังรูปที่ 11 การตรึงรูปรวมนี้ทำให้สามารถใช้เซลโลไบโอสเป็นสับสเตรทในการผลิตเอทานอลได้ ดังรูปที่ 12



รูปที่ 11 การตรึงรูปรวมของเอนไซม์และเซลล์จุลินทรีย์



รูปที่ 12 การผลิตเอทานอลจากเซลโลไบโอสโดยใช้เซลล์ยีสต์ที่ตรึงรูปร่วมกับ เอนไซม์บีตา-กลูโคซิเดส

2.8 เครื่องปฏิกรณ์ฟลูอิดไคเซชัน (fluidized bed reactor)

2.8.1 นิยาม

ฟลูอิดไคเซชันคือ กระบวนการที่มีของแข็งลักษณะเป็นเม็ดหรือชิ้นสัมผัสกับของไหลที่ผ่านเข้ามาทางด้านล่างของตะแกรงรองรับภายในหอทดลอง ซึ่งส่วนใหญ่เป็นทรงกระบอก โดยที่เมื่อของไหลมีความเร็วพอเหมาะค่าหนึ่งจะทำให้เม็ดของแข็งเกิดการขยับตัวและลอยตัวขึ้นอย่างอิสระไม่เกาะติดกัน . ของแข็งที่อยู่ในสภาวะเช่นนี้จะมีคุณสมบัติคล้ายของไหล กล่าวคือมีการไหลหมุนเวียนภายในเบคหรือภายในหอทดลอง หรือระหว่างเบคต่อบีคก็ได้ เราจึงเรียกของแข็งในสภาวะนี้ว่า ฟลูอิดไคเซชัน (27)

2.8.2 ประเภทของฟลูอิดไคเซชัน

ฟลูอิดไคเซชันแบ่งเป็น 2 ประเภท ตามสถานะของสิ่งทดลองที่ใช้ภายในหอทดลองดังนี้

2.8.2.1 ฟลูอิดิเซชันสองสถานะ (two-phase fluidization)

ภายในหอทดลองหรือเบคจะประกอบด้วยของสองสถานะคือ ของแข็งกับของไหล โดยที่ของไหลนี้อาจเป็นกาซหรือของเหลวก็ได้ ดังนั้นฟลูอิดิเซชันสองสถานะจึงแบ่งย่อยออกเป็น

2.8.2.1.1 กาซฟลูอิดิเซชัน (gas fluidization)

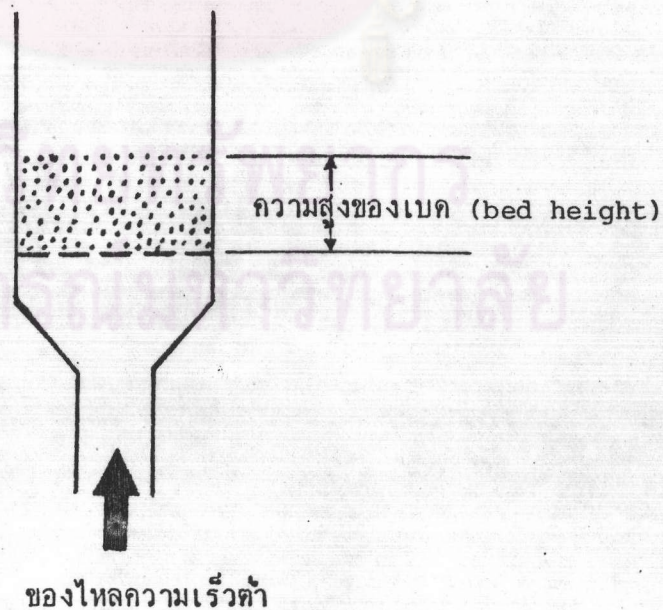
2.8.2.1.2 ฟลูอิดิเซชันของเหลว (liquid fluidization)

2.8.2.2 ฟลูอิดิเซชันสามสถานะ (three-phase fluidization)

ภายในหอทดลองหรือเบคจะประกอบด้วยของสามสถานะอยู่พร้อมกันคือ ของแข็ง ของเหลว และกาซ เป็นกระบวนการที่พัฒนาขึ้นจากฟลูอิดิเซชันสองสถานะ หอทดลองที่เป็นฟอง (bubble column) และหอทดลองที่บรรจุด้วยของแข็ง (packed bed column) จึงมีกลไกที่ซับซ้อนมากขึ้น

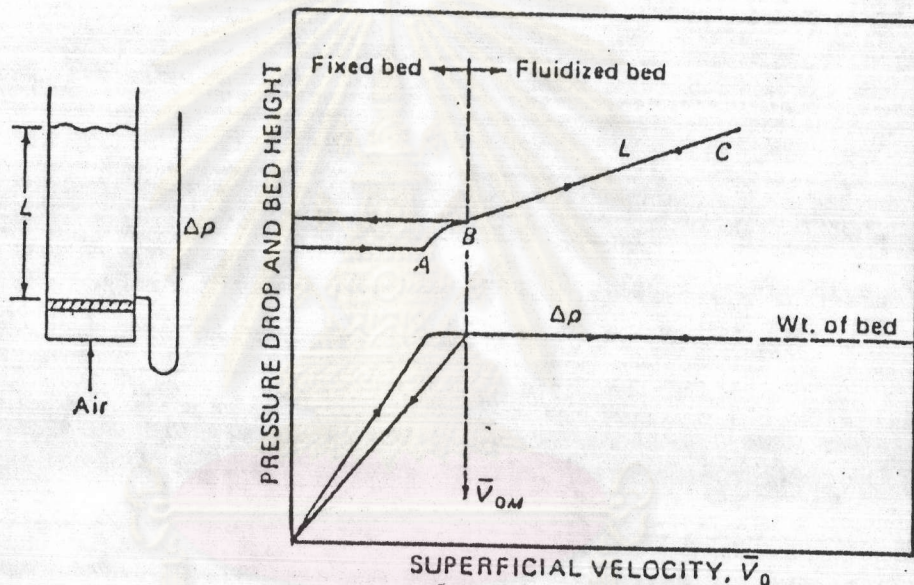
2.8.3 ลักษณะของฟลูอิดิเซชันเบค

เบค หมายถึง อาณาเขตในหอทดลองที่มีเม็ดของแข็งบรรจุอยู่ ทั้งในขณะที่เม็ดของแข็งอยู่นิ่ง หรือกำลังเคลื่อนไหวภายในหอทดลอง โดยความสูงของเบคจะนับตั้งแต่ตะแกรงรองรับหรือตัวกระจายของไหล (distributor) จนถึงระดับสูงสุดหรือผิวหน้าของเม็ดของแข็งที่อยู่ในหอทดลอง ดังแสดงในรูปที่ 13



รูปที่ 13 ระดับของเบคภายในหอทดลอง

เมื่อปล่อยให้ของไหลเข้าทางด้านล่างของหอทดลอง ขณะที่ของไหลมีความเร็วต่ำ เม็ดของแข็งไม่มีการขยับตัวเบดลักษณะนี้เรียกว่า เบดนิ่ง (fixed bed) ในช่วงนี้ความดันตก (pressure drop) จะเพิ่มขึ้นพร้อม ๆ กับการเพิ่มความเร็วของของไหลที่ละน้อย การที่เม็ดของแข็งไม่มีการเคลื่อนที่ขึ้นทำให้ความสูงของเบดยังมีค่าคงเดิม และถ้าเม็ดของแข็งมีขนาดค่อนข้างเล็กจะทำให้ของไหลที่ไหลผ่านช่องว่างระหว่างอนุภาคมีลักษณะเป็นแบบลามินาร์ (laminar flow) เมื่อเพิ่มความเร็วของของไหลไปจนถึงความเร็วค่าหนึ่ง ซึ่งทำให้ความดันตกมีค่าเท่ากับน้ำหนักของเบดแล้ว การเพิ่มความเร็วของของไหลอีกเพียงเล็กน้อยหลังจากจุดนี้ จะทำให้เม็ดของแข็งเริ่มขยับตัว เบดในลักษณะนี้แทนด้วยจุด A ในรูปที่ 14 (28)



รูปที่ 14 ความสัมพันธ์ระหว่างความดันตกและความสูงของเบด กับค่าความเร็วของของไหลในหอทดลองฟลูอิดไคซ์เบด

ถ้าอัตราการเพิ่มความเร็วของของไหลต่ำมากจะทำให้การขยายตัวของเบดเกิดขึ้นน้อยมากจนทำให้เม็ดของแข็งที่เกิดการขยับตัวนั้นยังมีการเกาะกลุ่มกันอยู่ แต่ความดันตกยังคงมีค่าคงที่ เมื่อมีการเพิ่มความเร็วของของไหลขึ้นอีกจะทำให้เม็ดของแข็งหลุดออกจากกันลอยตัวอย่างอิสระไปทั่วทั้งเบด ในจุด B นี้จะเป็นจุดที่เริ่มเกิดฟลูอิดไคเซชันที่แท้จริง หลังจากจุดนี้แล้วความเร็วของของไหลที่เพิ่มขึ้นจะมีผลให้เบดขยายตัว ทำให้ความสูงของเบดเพิ่มขึ้นในขณะที่ความดันตกยังคงมีค่าคงที่ เมื่อลดความเร็วของของไหลลงความดันตกยังคงมีค่าคงที่อยู่ที่ และความสูงของเบดมีค่าลดลงตามเส้น BC จากรูปที่ 14 จะเห็นได้ว่าเมื่อลดความเร็วของของไหลลงแล้ว

สุดท้ายเบคจะมีความสูงมากกว่าความสูงของเบคหนึ่งในครั้งแรก เนื่องจากเม็คของแข็งที่ผ่านสภาวะฟลูอิดิเซชัน เมื่อเกิดการตกลงอย่างช้า ๆ จะมีการเรียงตัวที่หลวมกว่าการเรียงตัวของเม็คของแข็งในตอนต้น ดังนั้นค่าความดันตกในครั้งหลังนี้จะต่ำกว่าค่าความดันตกในเบคในครั้งแรก ค่าความเร็วของของไหลที่จุด B จะเป็นค่าความเร็วต่ำสุดของฟลูอิดิเซชัน (minimum fluidization velocity, U_{mf}) ในการวัดค่าความเร็วต่ำสุดของฟลูอิดิเซชันนี้จะต้องทำให้เบคเกิดฟลูอิดิเซชันอย่างรุนแรงเสียก่อน จากนั้นจึงปล่อยให้เกิดการตกของเม็คของแข็งโดยการหยุดของไหล จากนั้นจึงค่อย ๆ เพิ่มความเร็วของของไหลขึ้นทีละน้อยอีกครั้งจนกระทั่งเบคเริ่มขยายตัว ความสัมพันธ์ของความดันตกของเบคและลักษณะของเบค กับค่าความเร็วของของไหลจะเป็นในลักษณะนี้เสมอ คือในช่วงที่เป็นฟลูอิดิเซชันเบคจะมีค่าของความดันตกคงที่ เพราะค่าความดันตกในขณะนั้น ๆ จะมีค่าใกล้เคียงกับอัตราส่วนของน้ำหนักของเม็คของแข็งที่บรรจุอยู่ต่อพื้นที่ภาคตัดขวางของท่อทดลอง โดยแม้ว่าวัสดุที่ใช้เป็นเบคจะมีรูปร่างแตกต่างกันออกไปอย่างไร ความสัมพันธ์ดังกล่าวก็ยังคงเป็นเช่นนี้เสมอ

2.8.4 ข้อได้เปรียบและข้อเสียเปรียบของฟลูอิดิเซชัน (27)

2.8.4.1 ข้อได้เปรียบของฟลูอิดิเซชัน

2.8.4.1.1 เกิดการผสมกันอย่างรวดเร็วและสม่ำเสมอ

เนื่องจากเม็คของแข็งมีการเคลื่อนที่ตลอดเวลา ดังนั้นอุณหภูมิภายในเบคจะคงที่และสม่ำเสมอทั่วทั้งเบค ซึ่งต่างจากเบคนิ่งหรือเบคบรรจุที่อุณหภูมิจะไม่เท่ากันตลอดทั้งเบค

2.8.4.1.2 เกิดแรงเสียดทานต่อการไหลของของไหลเกิดขึ้น

น้อยกว่าเบคบรรจุมาก

2.8.4.1.3 คุณสมบัติที่คล้ายของไหลจึงสามารถทำงานแบบ

ต่อเนื่องได้ และการควบคุมทำได้ง่าย

2.8.4.1.4 พื้นที่สัมผัสระหว่างเม็คของแข็งกับของไหลจะมี

มากกว่าเมื่อเปรียบเทียบกับเบคนิ่งที่ใช้จำนวนเม็คของแข็งเท่ากัน

2.8.4.1.5 การทำงานด้วยฟลูอิดิเซชันเบคจะเสียพลังงานน้อย

กว่า เพราะเกิดแรงเสียดทานและความดันตกของเบคน้อยกว่าในเบคบรรจุมาก

2.8.4.2 ข้อเสียเปรียบของฟลูอิดิเคชัน

2.8.4.2.1 เวลาที่ของไหลสัมผัสกับเนื้อของแข็งสั้นมาก จึงต้องใช้เบดสูงหรือเบดหลายชั้น เปลืองเงินลงทุนมาก

2.8.4.2.2 การทำงานมีข้อจำกัด คือถ้าให้ความเร็วของของไหลสูงเกินไปเนื้อของแข็งก็จะออกไปจากเบดพร้อมกับของไหล

2.8.5 เครื่องปฏิกรณ์เอนไซม์ เซลลูเลสตรึงรูปแบบฟลูอิดิเคชัน

Karube และคณะ (29) ได้ทดลองตรึงรูปแบบเอนไซม์ เซลลูเลสจาก

Trichoderma viride โดยการทอหุ้มในร่างแหคอลลาเจน ไพบริล (collagen fibril matrix) ซึ่งเคลือบอยู่บนแก้วพูนขนาด 60-80 เมช โดยใช้กลูตาไรลดีไฮด์เป็นสารเชื่อมพันธะ แล้วทดลองใช้เครื่องปฏิกรณ์เอนไซม์ตรึงรูปแบบเบดบรรจุเปรียบเทียบกับเครื่องปฏิกรณ์เอนไซม์ตรึงรูปแบบฟลูอิดิเคชัน โดยใช้เอวีเซล เอสเอฟ (Avicel SF) เป็นสับสเตรท ในกรณีของเครื่องปฏิกรณ์เบดบรรจุซึ่งสับสเตรทไหลเข้าทางด้านบนของเครื่องปฏิกรณ์กรณีนี้พบว่า ค่าความดันตกจะเพิ่มขึ้นตามค่าความเร็วของสับสเตรท และเนื่องจากการสะสมของเซลล์ในส่วนบนของคอลัมน์จึงทำให้คอลัมน์มีค่าความดันตกเพิ่มขึ้นด้วย แต่ในทางตรงข้ามการใช้เครื่องปฏิกรณ์ฟลูอิดิเคชันความดันตกจะมีค่าต่ำมากและคงที่ โดยพบว่าค่าความเร็วต่ำสุดของการเกิดฟลูอิดิเคชันเท่ากับ 0.5 เซนติเมตรต่อวินาที และพบว่าอัตราการย่อยสลายเซลลูโลสโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์ฟลูอิดิเคชันมีค่าสูงกว่าการย่อยสลายโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เบดบรรจุ ผู้ทดลองได้ให้ความเห็นว่า แม้ว่าเครื่องปฏิกรณ์เบดบรรจุเป็นอุปกรณ์ที่ใช้กันอย่างกว้างขวางสำหรับเอนไซม์ตรึงรูปแบบ แต่เครื่องปฏิกรณ์ชนิดนี้ไม่เหมาะสมสำหรับปฏิกิริยาที่ใช้สับสเตรทที่ไม่ละลายน้ำ เช่น เซลลูโลส

2.9 แอล-ไลซีน (L-lysine)

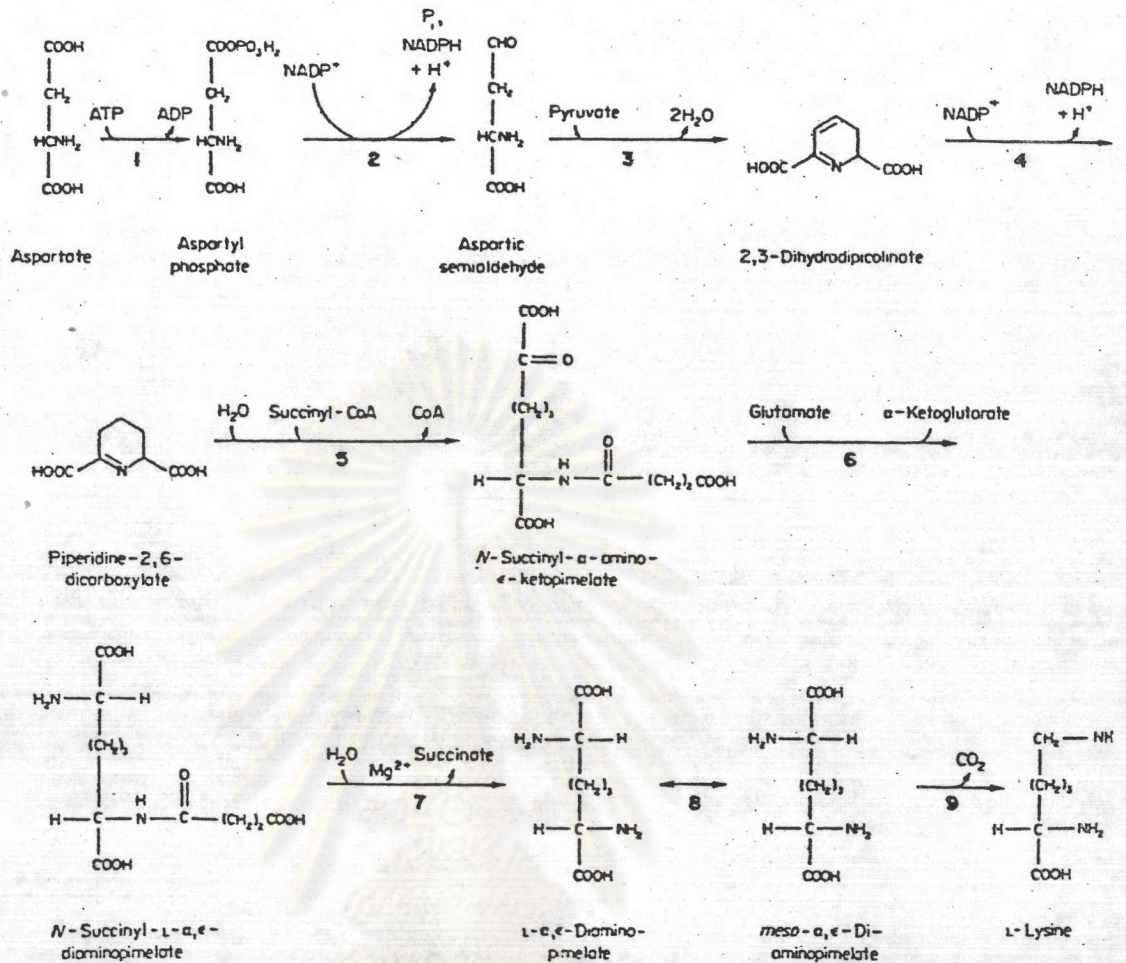
2.9.1 ความสำคัญและความเป็นมาของแอล-ไลซีน

ไลซีน เมไทโอนีน ธีโรนีน ทริปโตเฟน เป็นตัวอย่างของกรดอะมิโนจำเป็น (essential amino acids) คนและสัตว์จะได้รับกรดอะมิโนประเภทนี้จากอาหารเท่านั้น โดยร่างกายไม่สามารถสร้างกรดอะมิโนเหล่านี้ขึ้นเองได้ โดยถ้าร่างกายของคนและสัตว์ได้รับกรดอะมิโนจำเป็นไม่เพียงพอจะทำให้ประสิทธิภาพการใช้โปรตีนจากอาหารโดยร่างกายลดลง (30)

เนื่องจากแอล-ไลซีนเป็นกรดอะมิโนจำกัด (Limiting amino acid) ในอาหารที่มาจากธัญพืช (cereal-based diets) ปัญหาการขาดแคลนแอล-ไลซีนในธัญพืชจึงทำให้เกิดการค้นคว้าวิจัยเพื่อผลิตแอล-ไลซีนทั้งโดยวิธีการสังเคราะห์ทางเคมีและวิธีการทางจุลชีววิทยา การผลิตแอล-ไลซีนในปริมาณมาก (large scale production) เริ่มขึ้นในปี ค.ศ. 1958 โดยกระบวนการหมักด้วยออกซิโทโรฟิก มิวแทนท์ (auxotrophic mutant) ของ *Corynebacterium glutamicum* โดยบริษัท Kyowa Hakko Kogyo ต่อมาบริษัท Ajinomoto ได้ทำการผลิตแอล-ไลซีนจากกระบวนการที่ใช้สายพันธุ์กลายควบคุม (regulatory mutant) ของ *Brevibacterium flavum* กระบวนการผลิตทั้งสองนี้มีการพัฒนาให้มีประสิทธิภาพสูงขึ้นโดยตลอดและเปลี่ยนเป็นการผลิตระดับอุตสาหกรรม ซึ่งสามารถผลิตแอล-ไลซีนได้ถึง 40,000 ตันต่อปี และต่อมาไม่นานนี้บริษัท Toray ได้พัฒนากระบวนการผลิตแอล-ไลซีนขึ้นโดยการสังเคราะห์อัลฟา-อะมิโนคาโปรแลคแทม (α -aminocaprolactam) จากไซโคลเฮกเซน (cyclohexane) จากนั้นเปลี่ยนให้เป็นแอล-ไลซีนโดยการทำงานร่วมกันของเอนไซม์แอล-อะมิโนคาโปรแลคแทม ไฮโดรเลส (L-aminocaprolactam hydrolase) และอะมิโนคาโปรแลคแทม เรซิเมส (aminocaprolactam racemase) (31)

2.9.2 วิธีการสังเคราะห์ไลซีนทางชีวภาพ (31) (Biosynthetic pathway of L-lysine)

การสังเคราะห์ไลซีนทางชีวภาพจัดอยู่ในกลุ่มของแอสพาร์เทต (aspartate family) ยกเว้นในเห็ดรา และการควบคุมการสังเคราะห์ไลซีนนั้นสัมพันธ์กับการควบคุมการสังเคราะห์กรดอะมิโนอื่น ๆ ในกลุ่มแอสพาร์เทต กลุ่มแอสพาร์เทตประกอบด้วยแอสพาร์เทต แอสพาราจีน เมไทโอนีน ธีโรนีน ไลซีน และไอโซลิวซีน วิธีการสังเคราะห์ไลซีนในแบคทีเรียแสดงในรูปที่ 15



รูปที่ 15 วิธีของการสังเคราะห์ไลซีนในแบคทีเรีย (วิถีโคอะมิโนไพมิลิก แอซิด)

โดยมีเอนไซม์ที่เกี่ยวข้องคือ

- (1) บีตา-แอสพาร์โทไคเนส (β -aspartokinase)
- (2) แอสพาร์ติก บีตา-เซไมอัลดีไฮด์ ดีไฮโดรจีเนส (aspartic β -semialdehyde dehydrogenase)
- (3) ไดไฮโดรไดพิโคลิเนท ซินเทเทส (dihydrodipicolinate synthetase)
- (4) ไดไฮโดรไดพิโคลิเนท รีดักเทส (dihydrodipicolinate reductase)
- (5) เอน-ซักซินิล-เอปซิลอน-คีโต-แอล-อัลฟา-อะมิโนไพมิลิก แอซิด ซินเทเทส (*N*-succinyl- ϵ -keto-L- α -aminopimelic acid synthetase)
- (6) เอน-ซักซินิลโคอะมิโนไพมิเลท ทรานสอะมิเนส (*N*-succinyldiaminopimelate transaminase)

- (7) เอน-ซักซินิลโคอะมิโนไพมิเลท ดีเอซีเลส (N-succinyldiamino-pimelate deacylase)
- (8) โคอะมิโนไพมิเลท อีพิเมอร์เอส (diaminopimelate epimerase)
- (9) โคอะมิโนไพมิเลท ดีคาร์บอกซีเลส (diaminopimelate decarboxylase)

การสังเคราะห์ไลซีนในแบคทีเรียที่ใช้วิถีโคอะมิโนไพมิลิก แอซิด แต่ในพวกเห็ดราการสังเคราะห์ไลซีนจะใช้วิถีอัลฟา-อะมิโนแอดิพิก แอซิด (α -amino adipic acid) ในรูปที่ 15 การสังเคราะห์ไลซีนนี้เป็นสาขาหนึ่งของการสังเคราะห์กรดอะมิโนในกลุ่มแอสพาร์เทท ปฏิกริยาที่ 1 สำหรับ *E. coli* การสร้างบีตา-แอสพาร์ทิล ฟอสเฟต (β -aspartyl phosphate) มีเอนไซม์แอสพาร์โทโคเนส 3 ชนิด ที่แตกต่างกันเป็นตัวเร่งปฏิกริยาโดยเอนไซม์แต่ละชนิดนี้จะช่วยเร่งปฏิกริยาการสร้าง ตรีโอนีน (และไอโซลิวซีน) เมไทโอนีน และไลซีน ตามลำดับ เอนไซม์แอสพาร์โทโคเนสที่มีแอกติวิตีสูงสุด (predominant aspartokinase) จะเป็นเอนไซม์ชนิดใดใน 3 ชนิดนั้น ขึ้นกับสายเชื้อ (strain) ของจุลินทรีย์ โดยในจุลินทรีย์สายพันธุ์หนึ่ง ๆ นั้น ถ้ามีการสูญเสียแอกติวิตีของเอนไซม์แอสพาร์โทโคเนสหนึ่งหรือสองชนิดในสามชนิดที่ควรจะมีนั้นจะไม่ก่อให้เกิดออกโซโทรฟี (auxotrophy) เช่น การขาดเอนไซม์หนึ่งชนิดจะชดเชยโดยมีการลดผลการระงับ (derepression) ของไอโซไซม์ (isozymes) หนึ่งหรือสองชนิดที่เหลือ ด้วยเหตุผลนี้แสดงว่าการสังเคราะห์บีตา-แอสพาร์ทิล ฟอสเฟตโดยการเร่งปฏิกริยาของไอโซไซม์ทั้งสามนี้เป็นไปในลักษณะที่ก่อให้เกิดบีตา-แอสพาร์ทิล ฟอสเฟตสะสมในปริมาณมากซึ่งสามารถเปลี่ยนไปเป็นผลิตภัณฑ์ต่าง ๆ ดังกล่าวข้างต้นได้ทั้งหมด

เอนไซม์แอสพาร์โทโคเนส I มีความสัมพันธ์กับเอนไซม์โฮโมซีรีน ดีไฮโดรจีเนส I (homoserine dehydrogenase I) โดยทำงานร่วมกันเป็นเอนไซม์สองฟังก์ชัน (bifunctional enzyme) โดยเอนไซม์ทั้งสองจะถูกยับยั้งแอกติวิตีโดยตรีโอนีน แต่มีลักษณะต่างกันคือ การยับยั้งแอกติวิตีของแอสพาร์โทโคเนสนั้นเป็นการแข่งขัน (competitive) ของสับสเตรททั้งสองในขณะที่การยับยั้งในโฮโมซีรีน ดีไฮโดรจีเนสไม่เป็นเช่นนั้น ใน *E. coli* K12 และ *Salmonella typhimurium* (โดยสมมติฐาน) เอนไซม์แอสพาร์โทโคเนส II ก็มีความสัมพันธ์กับเอนไซม์โฮโมซีรีน ดีไฮโดรจีเนสในโปรตีนสองฟังก์ชัน (bifunctional protein) เช่นกัน เอนไซม์แอสพาร์โทโคเนส III ในเอนเทอโรแบคทีเรียซีอี (Enterobacteriaceae) ไม่มีความสัมพันธ์กับเอนไซม์อื่นใดเลย ปฏิกริยาที่ 1 นั้นนอกจากจะควบคุม

โดยระบบเอนไซม์หลายชนิด (multiple enzymes systems) ดังกล่าวแล้ว ใน *Bacillus polymyxa* *Rhodopseudomonas capsulata* และ *pseudomonads* จะมีเอนไซม์แอสพาโท-โคเนสเดี่ยว ๆ เป็นตัวเร่งปฏิกิริยา โดยมี การควบคุม (regulation) ด้วยการยับยั้งร่วมกัน หรือเสริมกันของไลซีนและธรีโอนีนในกรณีจะพบว่าเอนไซม์โฮโมซีรีน ดีไฮโดรจีเนสจะอยู่บนโปรตีนอีกส่วนหนึ่งซึ่งแยกออกไป โดยทั่วไปเอนไซม์โฮโมซีรีน ดีไฮโดรจีเนส จะถูกยับยั้งโดยธรีโอนีน ดังนั้นในจุลินทรีย์ส่วนใหญ่จึงมีเอนไซม์โฮโมซีรีน ดีไฮโดรจีเนส 2 ชนิด โดยเอนไซม์ที่เหลือในวิถีคือ เอนไซม์บีตา-แอสพารติก เซไมอัลดีไฮด์ ดีไฮโดรจีเนส จะทำหน้าที่เร่งปฏิกิริยารีดักชันของบีตา-แอสพารทิล ฟอสเฟต (ปฏิกิริยาที่ 2) การรวมกัน (condensation) ของแอสพารติก เซไมอัลดีไฮด์กับไพรูเวทในปฏิกิริยาที่ 3 ทำให้ได้สารประกอบซึ่งสามารถเกิดเป็นวง (cyclize) ได้เอง และจากนั้นถูกรีดิวซ์ในปฏิกิริยาที่มี NADPH (NADPH-linked reaction) ในปฏิกิริยาที่ 4 ในปฏิกิริยาที่ 5 นั้นวงแหวน (ring) ถูกเปิดออกแล้วมีการเติมซัคซินิล (succinylation) ลงไปในสายเป็ดดังกล่าวใน *E. coli* หรือเติมกลุ่มอะเซทิล (acetylation) ลงในสายเป็ดในพวกแบซิลไล (bacilli) หลังจากเกิดปฏิกิริยาทรานส-อะมิเนชัน (transamination) ในปฏิกิริยาที่ 6 หมู่เอซิล (acyl group) จะถูกดึงออกทำให้ได้ แอล, แอล-ไดอะมิโนไพมิเลท (L,L-diaminopimelate) ในปฏิกิริยาที่ 7 ซึ่งอาจจะได้ในรูป (form) นี้ หรือได้ในรูปมีโซ (meso form) หรือได้ทั้งสองรูปก็ตาม ขึ้นกับชนิดของจุลินทรีย์ สารประกอบนี้จะถูกนำไปใช้ในการสังเคราะห์ผนังเซลล์ของแบคทีเรีย นอกจากนี้รูปมีโซยังเป็นสับสเตรทของเอนไซม์ดีคาร์บอกซีเลส (decarboxylase) ซึ่งเป็นตัวเร่งปฏิกิริยาขั้นสุดท้ายของการสังเคราะห์ไลซีน (ปฏิกิริยาที่ 9)

2.9.3 การผลิตไลซีนโดยวิธีการหมัก

การผลิตแอล-ไลซีนโดยตรงจากสับสเตรทพวกคาร์โบไฮเดรตพัฒนาขึ้นเป็นครั้งแรกโดยใช้ออกซิโทรฟของ *C. glutamicum* ซึ่งต้องการโฮโมซีรีน หรือธรีโอนีน รวมถึงเมไทโอนีน (homoserine-or threonine-plus methionine-requiring auxotroph) นอกจากนี้ยังมีกระบวนการผลิตที่เหมือนกัน แต่ใช้ออกซิโทรฟของ *B. flavum* ที่ต้องการโฮโมซีรีน ออกซิโทรฟที่ต้องการโฮโมซีรีนนี้เป็นสายพันธุ์กลายที่ไวต่อธรีโอนีน เนื่องจากปริมาณของธรีโอนีนที่มากเกินไปจะไปยับยั้งการเจริญของจุลินทรีย์ประเภทนี้ และการยับยั้งนี้จะลดลงโดยการเติมเมไทโอนีนลงไปด้วย ปรากฏการณ์นี้เกิดเนื่องจากการยับยั้งย้อนกลับ (feedback inhibition)

ของเอนไซม์ไฮโมซีรีน ที่ไฮโดรจีเนสโดยธรีโอนีน ออกซิโทรฟที่ต้องการไฮโมซีรีนของแบคทีเรียชนิดอื่น ๆ ก็สามารถผลิตแอล-ไลซีนได้เช่นกัน แต่ผลได้ (yield) มีค่าต่ำกว่าการใช้ ออกซิโทรฟที่ต้องการไฮโมซีรีนของ *Coryneform bacteria*

ธรีโอนีน ออกซิโทรฟ และลิซีน ออกซิโทรฟของ *C. glutamicum* ก็สามารถสร้างแอล-ไลซีนในปริมาณค่อนข้างสูง แต่อย่างไรก็ตามปริมาณที่ได้ก็ยังต่ำกว่าการผลิตแอล-ไลซีนของไฮโมซีรีน ออกซิโทรฟ นอกจากนี้ ออกซิโทรฟอื่น ๆ ของ *C. glutamicum* ของแบคทีเรียอื่น ๆ จะผลิตแอล-ไลซีนปริมาณต่ำกว่าไฮโมซีรีน ออกซิโทรฟของ *C. glutamicum* ด้วย ออกซิโทรฟวิคูณ (double auxotrophs) ซึ่งต้องการกรดอะมิโนเพิ่มขึ้นจากไฮโมซีรีนอย่างน้อยอีก 1 ชนิด เช่น ธรีโอนีน ไอโซลิซีน หรือ เมไทโอนีน สำหรับการเจริญพบว่า ออกซิโทรฟที่มีความเสถียรสูง ก็มีแนวโน้มน้อยมากที่จะกลายเป็นสายพันธุ์เดิม (wild-type) คือเป็นพวกที่ไม่ต้องการไฮโมซีรีน นอกจากนี้ ออกซิโทรฟเหล่านี้ยังสามารถผลิตไลซีนได้ในปริมาณสูงขึ้นด้วย

แหล่งคาร์บอนที่ใช้ในการผลิตไลซีนระดับอุตสาหกรรมคือ กากน้ำตาลจากอ้อย (cane molasses) นอกจากนี้คาร์โบไฮเดรตอื่น ๆ ที่สามารถใช้เป็นแหล่งคาร์บอนได้คือ กรดอะซิติก และเอธานอล โดยจะต้องรักษาระดับพีเอชของอาหารสำหรับหมักไว้ให้ใกล้พีเอชที่เป็นกลางระหว่างการหมัก โดยการเติมแอมโมเนียหรือยูเรียในกรณีจุลินทรีย์ที่ใช้มีเอนไซม์ยูรีเอส (urease) ในการหมักนั้น ไฮโมซีรีนหรือธรีโอนีนและเมไทโอนีนจะทำหน้าที่เป็นปัจจัยสำหรับการเจริญ (growth factors) ซึ่งจะต้องมีในปริมาณที่เหมาะสมและจำกัด นอกจากนี้ไบโอติน (biotin) ในอาหารควรมีความเข้มข้นมากกว่า 30 ไมโครกรัมต่อลิตร ในกรณีที่ใช้กากน้ำตาลจากอ้อยหรือใช้ไฮโดรไลสจากแป้งเป็นแหล่งคาร์บอนกากน้ำตาลจะเป็นแหล่งของไบโอตินที่ดีด้วย แต่ถ้าใช้กากน้ำตาลจากบีต (beet molasses hydrolysate) จำเป็นต้องเติมไบโอตินลงในอาหารด้วย โดยการใช้ *C. glutamicum* อาจได้ผลผลิตไลซีนในรูปโมโน-ไฮโดรคลอไรด์สูงถึงร้อยละ 30-40 เทียบกับความเข้มข้นตั้งต้นของน้ำตาลในอาหาร หลังจากการหมักแล้วสามารถแยกแอล-ไลซีนที่ได้ออกจากอาหารสำหรับหมัก (fermentation broth) ได้โดยการดูดซับ (adsorption) บนตัวแลกเปลี่ยนแคตไอออน (cation exchanger resin) แล้วชะออกด้วยค่างเจือจาง จากนั้นนำมาทำให้เป็นกลางด้วยกรดเกลือ แล้วทำให้เกิดผลึกแอล-ไลซีนโดยการทำให้เข้มข้นขึ้น

มีการทดลองใช้คาร์บอนจากแหล่งอื่น เช่น Pelechova และคณะ (32) ได้ทดลองใช้ไฮโดรไลเสทจากการย่อยเศษกระดาษ โดยใช้ *C. glutamicum* และ *Brevibacterium* sp. พบว่าได้ผลผลิตไลซีนต่ำ (10-12 กรัมต่อลิตร) หลังจากหมัก 72 ชั่วโมง เนื่องจากไฮโดรไลเสทมีน้ำตาลโมเลกุลเดี่ยว (monosaccharide) ต่ำมาก คือมีน้ำตาลรีควิวซ์ 99.2 มิลลิกรัมต่อมิลลิลิตรเท่านั้น การเสริมน้ำตาลซูโครสลงในไฮโดรไลเสท จะทำให้ผลผลิตไลซีนเพิ่มเป็น 20-40 กรัมต่อลิตร

นอกจากนี้ เสาวณี และคณะ (33) ได้ทดลองใช้อาหารสำหรับหมักที่มี GM1 หรือ PCH (Peanut cake hydrolysate) เป็นแหล่งของปัจจัยที่จำเป็นต่อการเจริญ (growth factor) ของ *C. glutamicum* โดยใช้ไฮโมซีรีน ออกซิโทรฟของ *C. glutamicum* GM1 เป็นผลพลอยได้ของการผลิตกรดกลูตามิกโดยประกอบด้วยกรดอะมิโนหลายชนิด เช่น แอล-ธรีโอนีน และแอล-เมไทโอนีน และใช้น้ำตาลกลูโคสบริสุทธิ์เป็นแหล่งคาร์บอน จากการศึกษาพบว่าการใช้ GM1 เหมาะสมกว่า PCH เนื่องจากราคาถูกกว่า โดยผลผลิตไลซีนที่ได้จะสูงหรือต่ำขึ้นกับปริมาณน้ำตาลกลูโคสที่ใช้ และการใช้ GM1 จะให้ผลผลิตไลซีนสูงกว่าการใช้ PCH

การผลิตแอล-ไลซีนโดยวิธีการหมักมีการพัฒนาขึ้นเป็นลำดับ โดยการคัดเลือกสายพันธุ์จุลินทรีย์ที่มีความต้านทานต่อการยับยั้งโดยปัจจัยต่าง ๆ เพิ่มขึ้น นอกจากนี้มีการใช้ความรู้ทางด้านพันธุวิศวกรรมโดยนักวิทยาศาสตร์ชาวญี่ปุ่นของบริษัทอะมิโนโมะโตะ (Ajinomoto Co. Inc.) ในการใช้เทคนิคการรวมเซลล์ (cell fusion techniques) ทำให้ได้สายพันธุ์ของ *B. lactofermentum* ซึ่งให้ผลผลิตแอล-ไลซีนสูงถึง 70-75 กรัมต่อลิตร ภายในเวลาของการหมักต่ำกว่า 40 ชั่วโมง (30) ดังแสดงในตารางที่ 5

ตารางที่ 5 การพัฒนาสายพันธุ์จุลินทรีย์ที่ใช้ผลิตแอล-ไลซีน

จุลินทรีย์	สายพันธุ์	Relevant characteristics	ผลผลิตแอล-ไลซีน (กรัมต่อลิตร)
<i>C. glutamicum</i>	ATCC 13286	hsr ⁻	6.7-20 (media dependent)
<i>C. glutamicum</i>	ATCC 13287 (parent)	hsr ⁻	42.1
	ATCC 21253	hsr ⁻ , leu ⁻	54.6
<i>B. flavum</i>	ATCC 21129 (parent)	thr ⁻	17
	ATCC 21528	thr ⁻ , AECr, AHVr	25
<i>C. glutamicum</i>	ATCC 21253 (parent)	hsr ⁻ , leu ⁻	43.9
	ATCC 21513	hsr ⁻ , leu ⁻ penicillin resistant	53.2
<i>C. glutamicum</i>	ATCC 21543 (parent)		25
	FERM-P3633	AAHr	35
<i>C. glutamicum</i>	ATCC 21543 (parent)		25
	FERM-P3634	Sulfamethazine resistant	33
<i>B. lactofermentum</i>	Cell Fusant (By protoplast fusion)	High lysine, rapid fermentation (30-35 h)	70

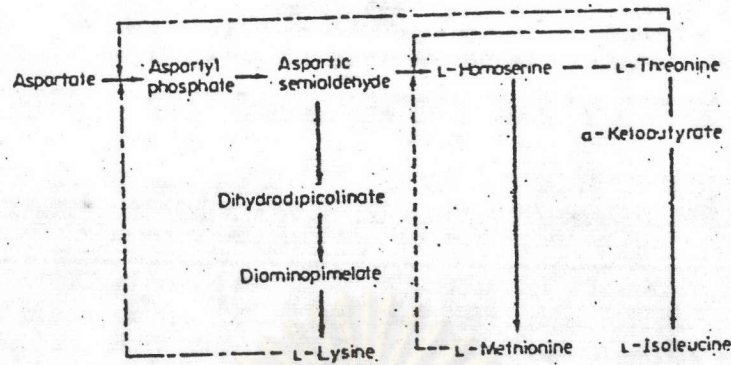
2.9.4 การควบคุมการผลิตแอล-ไลซีนและผลการลดการควบคุมในสายพันธุ์ที่ให้
ผลผลิตสูง (overproducing mutants) (31)

กลไกการควบคุมการสังเคราะห์ไลซีนใน *C. glutamicum* แสดงในรูปแบบที่ 16

อะมิโนชนิดใดเลย จากรูปที่ 16 จะเห็นได้ว่าในพวกไฮโมซีรีนหรือธรีโอนีน ออกโซโทรฟนั้นจะ
 ไม่มีการสร้างธรีโอนีนทำให้จุลินทรีย์พวกนี้สามารถให้ผลผลิตไลซีนที่สูงขึ้น เนื่องจากการลดผล
 การยับยั้งเอนไซม์แอสพาร์โทไคเนสและมีการลดกลไกการควบคุมการสร้างไลซีนอื่น ๆ ด้วยดังรูป
 การที่มีการลดผลยับยั้งย้อนกลับโดยธรีโอนีนและไลซีนต่อเอนไซม์แอสพาร์โทไคเนส และการที่
 แอสพาร์ติก เซมิอัลคิไซด์ที่ผลิตได้ถูกเปลี่ยนเป็นไลซีนโดยไม่มีการยับยั้งย้อนกลับที่พบในไฮโมซีรีน
 หรือธรีโอนีน ออกโซโทรฟของ *C. glutamicum* นี้จะคล้ายคลึงกับที่พบในออกโซโทรฟชนิด
 เดียวกันของ *B. subtilis* แต่จะไม่พบใน *E. coli*

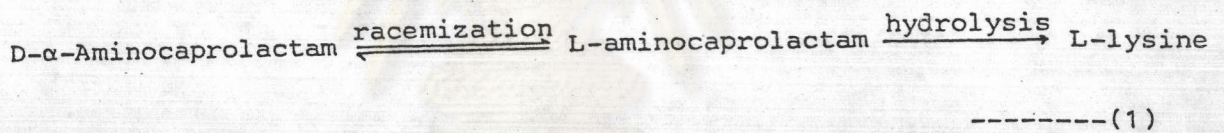
ใน *C. glutamicum* จะมีการสะสมของไลซีนมากขึ้น เนื่องจากไลซีนที่
 ได้ไม่มีการสลายตัวต่อ หรือมีการคั่งหมู่คาร์บอกซิลออก (decarboxylation) แต่ใน *E. coli*
 ไลซีนจะถูกคั่งหมู่คาร์บอกซิลออกทำให้ได้คาดาเวอรีน (cadaverine) ซึ่งทำให้ผลผลิตไลซีนลดลง
 การถ่าย (excretion) ออกก็เป็นปัจจัยสำคัญในการสะสมไลซีนด้วยเช่นกัน เมื่อมีการเติม
 เพนิซิลลิน (penicillin) ลงในตอนต้นของการหมักด้วยไฮโมซีรีนออกโซโทรฟของ
C. glutamicum ของ *Brevibacterium* No. 22 จะพบว่ามีการผลิตกรดกลูตามิกแทนการ
 ผลิตไลซีน

นอกจากนี้สารเชิงอุปมานของกรดอะมิโน (amino acid analogs) จะ
 ทำหน้าที่เป็นตัวยับยั้งย้อนกลับที่ไม่แท้จริง (pseudofeedback inhibitor) ในการยับยั้ง
 การสังเคราะห์ผลิตภัณฑ์สุดท้าย และจุลินทรีย์ไม่สามารถเจริญได้เนื่องจากไม่สามารถใช้สารเชิง-
 อุปมานนี้ แทนกรดอะมิโนในการเจริญได้ สายพันธุ์เปลี่ยนที่ต้านทานต่อสารเชิงอุปมานจะ
 สามารถเจริญได้และผลิตไลซีนได้ในปริมาณสูง เช่น สายพันธุ์เปลี่ยนของ *B. flavum* ที่
 ต้านทานต่อเอส-(บีตา-อะมิโนเอธิล)-แอล-ซิสทีน (S-(β -aminoethyl)-L-cysteine,
 AEC) ซึ่งเป็นสารเชิงอุปมานของไลซีน ความต้านทานต่อ AEC เกิดจากการที่เอนไซม์
 แอสพาร์โทไคเนสมีความไวต่อการยับยั้งย้อนกลับลดลง จึงทำให้ผลการยับยั้งย้อนกลับต่าง ๆ
 ที่แสดงในรูปที่ 16 ลดลง การเปลี่ยนของแอสพาร์ติก เซมิอัลคิไซด์เป็นธรีโอนีนยังคงถูก
 ยับยั้งโดยธรีโอนีน ดังนั้นวิถีของปฏิกิริยาการผลิตแอล-ไลซีนจึงเกิดให้อย่างเต็มที่ ทำให้
 ผลิตแอล-ไลซีนสูงขึ้น ดังรูปที่ 17



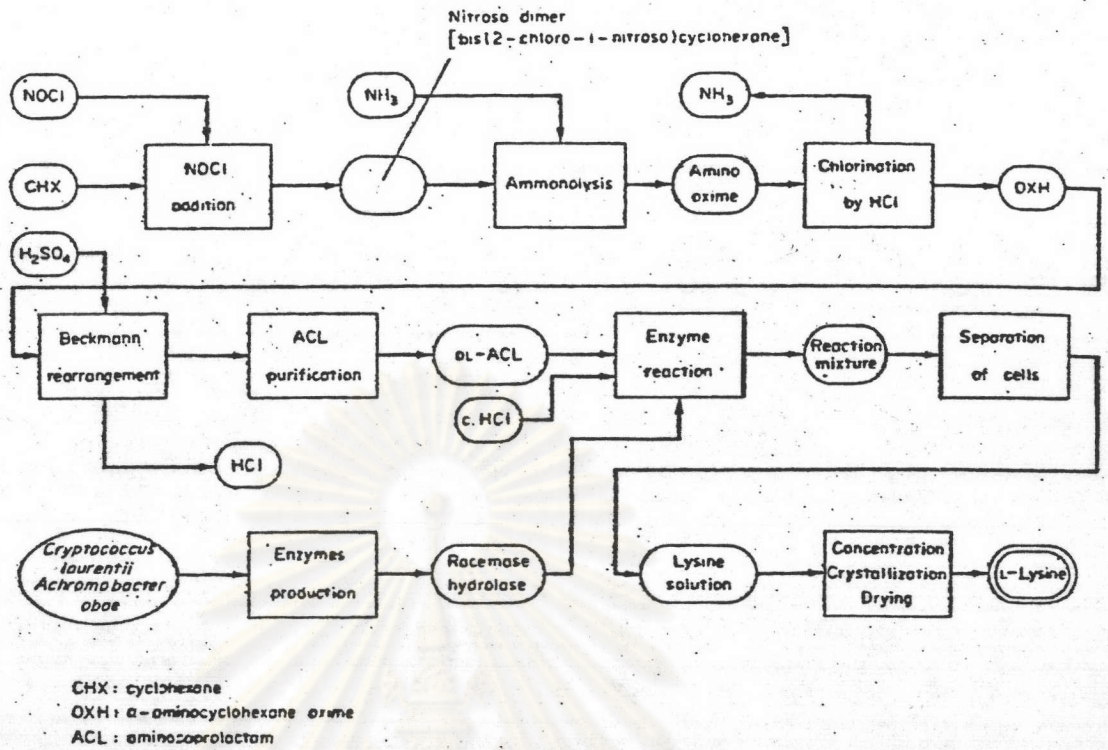
รูปที่ 17 ผลการลดการควบคุมการสังเคราะห์ไลซีนในสายพันธุ์เปลี่ยนของ *B. flavum* ซึ่งต้านทานต่อเอส-(บีตา-อะมิโนเอซิล)-แอล-ซิสทีน (AEC); \longrightarrow คือการการยับยั้งย้อนกลับ และ \dashrightarrow คือการระงับ

2.9.5 การผลิตไลซีนโดยวิธีไซเอนไซม์



การผลิตแอล-ไลซีนจากดีแอล-อัลฟา-อะมิโนคาโพรแลคแทมนั้นได้มีการศึกษาครั้งแรกโดยไซเอนไซม์ชื่อ *Aspergillus ustus* ซึ่งสามารถย่อยสลายได้เฉพาะรูปแอล (L-form) ของสับสเตอร์ท จึงต้องมีการทำปฏิกิริยาเรซีไมเซชัน (racemization) ของสับสเตอร์ทรูป D (D-form) ที่เหลือแล้วจึงนำกลับไปใช้เป็นสับสเตอร์ทอีกครั้ง ดังสมการที่ 1 แต่อย่างไรก็ตามผลผลิตไลซีนที่ได้ต่ำมาก

ปัจจุบันบริษัทโทเรย์ (Toray Company) ประเทศญี่ปุ่น ได้ผลิตไลซีนโดยไซเอนไซม์ในกระบวนการทางเอนไซม์ ความสามารถในการผลิตเป็น 7500 ตันต่อปี ในกระบวนการนี้ไซเอนไซม์จุลินทรีย์ที่อยู่ในระยะพัก (resting cell) ทำให้ได้ผลผลิตแอล-ไลซีนที่มีคุณภาพสูง โดยผ่านกระบวนการที่ใช้คาร์บอน (carbon treatment) และทำให้เกิดผลึก (crystallization) ดังรูปที่ 18



รูปที่ 18 กระบวนการผลิตแอล-ไลซีนโดยใช้เอนไซม์

2.9.6 การใช้กรดอะมิโนในอาหารสัตว์

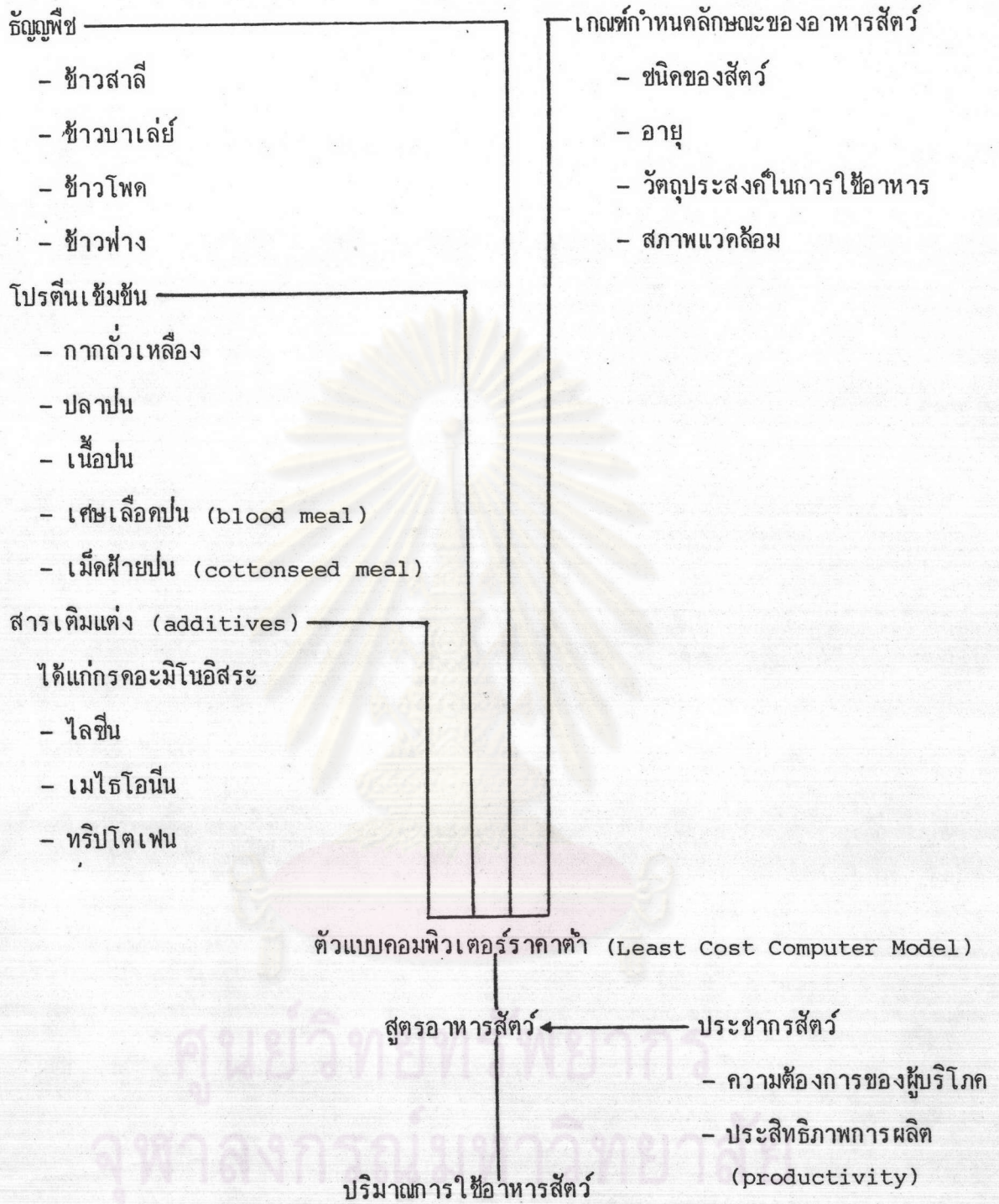
คงได้กล่าวแล้วว่าแอล-ไลซีนเป็นกรดอะมิโนจำเป็นชนิดหนึ่ง ไม่สามารถสังเคราะห์ขึ้นเองได้ในร่างกายของคนและสัตว์ แต่จะได้รับจากอาหารถ้ามีการรับประทานโปรตีนจากเนื้อสัตว์อย่างเพียงพอ ในการผลิตอาหารสัตว์นั้นโปรตีนจากสัตว์ที่จะใช้มักมีราคาสูง จึงจำเป็นต้องใช้โปรตีนจากพืชเป็นส่วนใหญ่ ซึ่งโปรตีนจากพืชจะขาดไลซีน (33) ในการที่จะปรับปรุงอัตราการเจริญเติบโตของสัตว์จึงจำเป็นต้องเสริม (supplement) แอล-ไลซีนลงในสูตรอาหารที่ใช้พืชเป็นแหล่งพลังงานและโปรตีน โดยอาจใช้ไลซีนในรูปแบบของกรดอะมิโนอิสระหรือเป็นองค์ประกอบในโปรตีนเข้มข้น (protein concentrate) ต่าง ๆ เช่น กากถั่วเหลืองป่น (Soya bean meal) ปลาป่น (fish meal) เนื้อป่น (meat meal) เป็นต้น

ตารางที่ 6 สัดส่วนของกรดอะมิโนที่เป็นองค์ประกอบในอาหารแต่ละชนิด

อาหาร	สัดส่วนของกรดอะมิโนคิดเป็นร้อยละโดยน้ำหนักของอาหาร			
	ไลซีน	เมไทโอนีน	ทริปโตเฟน	ทรีโอนีน
ข้าวสาลี	0.38	0.16	0.13	0.35
ข้าวฟ่าง	0.18	0.12	0.13	0.28
ข้าวโพด	0.21	0.13	0.07	0.27
แกลบปนรำข้าวเจ้า (rice pollard)	0.47	0.17	0.10	0.35
กากถั่วเหลืองปน	2.71	0.52	0.50	1.42
กากเมล็ดฝ้ายปน	1.81	0.40	0.42	1.29
เนือปน	2.84	0.57	0.31	1.50
ปลาทุ่นำปน	3.54	1.26	0.48	2.19


ตัวอย่างหนึ่งในการเสริมกรดอะมิโนลงในอาหารสัตว์นั้นผู้ผลิตจะใช้ ตัวแบบคอมพิวเตอร์ที่ใช้ต้นทุนต่ำ ("Least cost" computer model) ดังแสดงในรูปที่ 19 ซึ่งคำนึงถึงเกณฑ์กำหนดลักษณะ (specification) ของอาหารสัตว์ ราคาของส่วนประกอบแต่ละส่วนในอาหารและปริมาณของกรดอะมิโนที่มีในส่วนประกอบแต่ละส่วน (30)

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ 19 การใช้ตัวแบบคอมพิวเตอร์ "Least Cost" ในการสร้างสูตรอาหารสัตว์

ในออสเตรเลียการเสริมกรดอะมิโนในอาหารสัตว์ได้รับการยอมรับกันอย่างแพร่หลาย
ในระยะ 10 ปีที่ผ่านมา นักวิทยาศาสตร์และองค์กรทางการเกษตรของรัฐมีการสนองตอบและ
เข้าใจในความสำคัญของกรดอะมิโนในอาหารสัตว์ โดยปริมาณการใช้แอล-ไลซีนในอาหารสัตว์
ที่ใช้ในออสเตรเลียในปี 1985 มีดังนี้คือ ในอาหารสำหรับสุกร สุกรตัวเมีย ไก่อ่อน (broilers)
และสัตว์ปีกอื่น ๆ เป็นร้อยละ 47.4, 3.9, 32.7 และ 3.3 ตามลำดับ (30)



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย