

บทที่ 2

วรรณกรรมที่เกี่ยวข้อง

2.1 เอทานอล

2.1.1 คุณสมบัติทั่วไป

เอทานอลหรือเอทิลแอลกอฮอล์เป็นไฮโดรคาร์บอนที่มีหมู่ไฮดรอกซิล (R-OH) เป็นหมู่ไวปฏิกิริยา (Functional group) มีสูตรโครงสร้างทางเคมีคือ C_2H_5OH ในสภาพปกติ เอทานอลจะอยู่ในสภาพของเหลวใส ระเหยง่าย มีรสขม และมีกลิ่นเฉพาะตัว ติดไฟ และให้เปลวไฟมีความร้อนประมาณ 7,100 แคลอรีต่อกรัม ละลายได้ในตัวทำละลายที่เป็นน้ำหรือตัวทำละลายอินทรีย์ มีจุดเดือดที่ความดันบรรยากาศ 78.4 องศาเซลเซียส มีจุดเยือกแข็งที่ -117.3 องศาเซลเซียส มีค่าความถ่วงจำเพาะเท่ากับ 0.794 กรัมต่อมิลลิลิตร ที่อุณหภูมิ 60 องศาฟาเรนไฮต์ มีมวลโมเลกุลเท่ากับ 46.068 กรัม มีจุดหลอมเหลวที่ -114.3 องศาเซลเซียส และมีค่าออกเทนนัมเบอร์ประมาณ 96-113

โดยทั่วไปเอทานอลหรือเอทิลแอลกอฮอล์ที่ผลิตในทางอุตสาหกรรม สามารถแบ่งออกได้เป็น 4 ประเภทหรือ 4 เกรด ดังนี้คือ

1) Industrial alcohol ($96.5^{\circ}GL$) นิยมใช้ในทางอุตสาหกรรม โดยใช้เป็นตัวทำละลาย เป็นเชื้อเพลิง และใช้ในการเตรียมสารเคมีอื่น ๆ

2) Denatured spirit ($88^{\circ}GL$) นิยมใช้เพื่อการให้ความร้อนและแสงสว่าง

3) Fine alcohol ($96.0 - 96.5^{\circ}GL$) นิยมใช้ในทางการแพทย์และการผลิตเครื่องสำอาง

4) Absolute หรือ anhydrous alcohol ($99.7 - 99.8^{\circ}GL$) นิยมใช้เป็นเชื้อเพลิง สำหรับการเผาไหม้ภายในของเครื่องยนต์

หมายเหตุ $^{\circ}GL$ หมายถึง The degree Gay-Lussac ซึ่งสามารถวัดโดยใช้เครื่องไฮドرومิเตอร์ (Hydrometer) โดยอ่านเป็นร้อยละ (%) โดยปริมาตรของเอทิลแอลกอฮอล์ในของผสม ระหว่างเอทิลแอลกอฮอล์ต่อน้ำ % (v/v) (ethanol/water)

2.1.2 ประโยชน์ของเอทานอล

เอทานอลที่ผลิตอยู่ในปัจจุบันมีการนำไปใช้ประโยชน์ในด้านต่าง ๆ มากมาย อาทิเช่น 1) ใช้เป็นเชื้อเพลิงเพื่อให้พลังงานและความร้อน 2) ใช้เป็นตัวทำละลายทางเคมีในทางอุตสาหกรรม 3) ในทางการแพทย์ใช้เป็นตัวทำละลายยาและเป็นสารเสริมช่วยออกฤทธิ์ในยา นอกจากนี้ยังใช้เป็นน้ำยาฉ่าเชื้อเพื่อ

ทำความสะอาดบาดแผล 4) ใช้เป็นสารตั้งต้นในการทำปฏิกริยาทางเคมีเพื่อการผลิตสารบางชนิดในอุตสาหกรรมผลิตเครื่องสำอาง เช่น น้ำหอม สบู่ เป็นต้น

2.2 กระบวนการผลิตเอทานอล

การผลิตเอทานอลในระดับอุตสาหกรรม สามารถทำได้ 2 วิธีการด้วยกัน คือการผลิตเอทานอลทางเคมี และการผลิตเอทานอลทางชีวภาพ

2.2.1 การผลิตเอทานอลทางเคมี

เป็นวิธีการผลิตหรือสังเคราะห์เอทานอลโดยอาศัยปฏิกริยาทางเคมี ซึ่งมีข้อดีหลักประการ อาทิ เช่น ปฏิกริยาเกิดได้รวดเร็วและให้ความถูกต้องซึ่งสามารถคำนวณได้อย่างใกล้เคียงหรือแน่นอน ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีความบริสุทธิ์ค่อนข้างสูง ปฏิกริยาในการสังเคราะห์เอทานอลมีหลากหลายวิธี และการดูแลเอาใจใส่ไม่ยานานเหมือนกระบวนการหมักเอทานอลด้วยวิธีการทางชีวภาพ ส่วนข้อเสียของวิธีการผลิตหรือสังเคราะห์เอทานอลทางเคมี ได้แก่ ต้องใช้สารเคมีที่จำเพาะมากเป็นวัตถุดิบในการสังเคราะห์เอทานอล ซึ่งสารเคมีเหล่านี้ส่วนใหญ่มีราคาสูง เมื่อเทียบกับวัตถุดิบหรือสุดยอดอื่นทางการเกษตร เอทานอลที่ได้มีสารเคมีตัวอื่นๆ ปนมาในระหว่างกระบวนการสังเคราะห์ ซึ่งสารเหล่านี้เป็นอันตรายทั้งต่อผู้ผลิตและสิ่งแวดล้อม ด้วยเหตุนี้กฎหมายจึงไม่อนุญาตให้นำเอทานอลจากการสังเคราะห์ด้วยวิธีทางเคมีไปใช้รับประทานหรือใช้กับสิ่งมีชีวิตภายในร่างกาย และการสังเคราะห์เอทานอลในทางเคมี สภาวะในการเกิดปฏิกริยาค่อนข้างสูงหรือจำเพาะ และของเสียจากการกระบวนการผลิตยังส่งผลกระทบต่อสิ่งแวดล้อมด้วยดังนั้นในปัจจุบันการผลิตเอทานอลในระดับอุตสาหกรรมจึงไม่นิยมใช้วิธีการผลิตโดยทางเคมี สำหรับตัวอย่างปฏิกริยาทางเคมีที่ใช้ในการผลิตหรือสังเคราะห์เอทานอลทางเคมีที่สำคัญได้แก่

1) การสังเคราะห์เอทานอลจากปฏิกริยาการเติมน้ำให้กับเอทธิลีน (ethylene) เป็นการเปลี่ยนเอทธิลีนให้กล้ายเป็นเอทานอลโดยการเติมกรดซัลฟูริกให้กับเอทธิลีน ได้ผลผลิตเป็นเอทธิลไฮโดรเจนซัลเฟต (ethyl hydrogen sulfate) ซึ่งเมื่อนำไปทำปฏิกริยาไฮโดรไอลไซส์ด้วยน้ำที่ อุณหภูมิสูง จะได้อาหารนอลเป็นสารผลิตภัณฑ์

2) ปฏิกริยาการสังเคราะห์เอทานอลโดยการเติมไฮโดรเจนให้กับอัลดีไฮด์ การสังเคราะห์เอทานอลโดยวิธีนี้ปฏิกริยาจะเกิดขึ้นได้ดีภายใต้สภาวะที่มีความร้อนและความดันสูง โดยมีนิกเกล (nickel) และแพลตตินัม (platinum) เป็นตัวเร่งปฏิกริยา (catalyst)

3) การสังเคราะห์เอทานอลจากปฏิกริยาระหว่างเมทานอล (methanol) กับกรีญาร์เรอเจนต์ ซึ่งกรีญาร์เรอเจนต์เกิดจากอัลคิลไฮโลเดท์ทำปฏิกริยากับแมกนีเซียมในไดเอทธิล อีเทอร์ (anhydrous diethyl

ether) จะได้อัลกิลแมกนีเซียมไฮไอลิด (alkylmagnesium halide) ซึ่งเป็นกริญาร์เรอเจนต์ โดยอัลกิลแมกนีเซียมไฮไอลิดจะทำปฏิกิริยากับเมทานอลกลايเป็นเอทานอล

4) การสังเคราะห์เอทานอลจากการไฮโดรโบทีนของเอทธิลีน (ethylene) เป็นปฏิกิริยาระหว่างเอทธิลีนกับไฮโดรคลอโรบอรอน ที่เรียกว่า โบเรน BH_3 (ไดเมอร์ของโบเรน คือ B_2H_6 ซึ่งเรียกว่า ไดโบเรน) จะให้สารประกอบไตรอัลกิลโบรอน ซึ่งเมื่อนำไปออกซิไดซ์ด้วยไฮโดรเจนเพอร์ออกไซด์จะให้ผลกอชอร์ลหรือเอทานอล

5) การสังเคราะห์เอทานอลจากการไฮโดรคลอเรชิสเพื่อเปลี่ยนเอทธิลไฮไอลิดไปเป็นเอทานอลภายใต้สภาวะเป็นด่าง

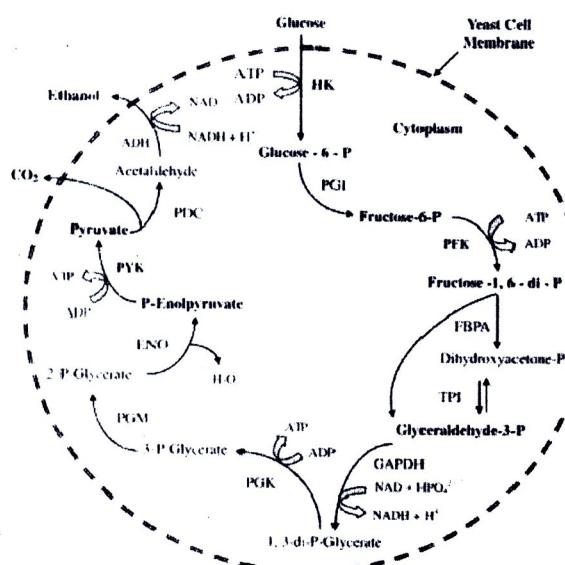
2.2.2 การผลิตเอทานอลทางชีวภาพ

การผลิตเอทานอลทางชีวภาพเป็นกระบวนการเปลี่ยนแปลงสารตั้งต้นซึ่งส่วนใหญ่จะหมายถึงสารละลายน้ำตาล (หากเป็นวัตถุดินที่ไม่ใช่น้ำตาล เช่น แป้งหรือเซลลูโลส จำเป็นต้องเปลี่ยนวัตถุดินเหล่านั้นให้กลายเป็นน้ำตาลที่สามารถหมักได้ก่อน ซึ่งจะเรียกขั้นตอนนี้ว่า (pretreatment) ให้กลายเป็นเอทานอลโดยอาศัยกิจกรรมของเชื้อจุลทรรศ์ที่ใช้ในการผลิตที่สำคัญคือ *Saccharomyces cerevisiae* และ *Zymomonas mobilis* ข้อดีของการผลิตเอทานอลทางชีวภาพคือ ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นไม่รุนแรงเมื่อเทียบกับวิธีการสังเคราะห์ทางเคมี ต้นทุนในการผลิตต่ำเนื่องจากวัตถุดินที่ใช้ในการผลิตส่วนใหญ่เป็นผลผลิตทางการเกษตร ซึ่งมีราคาถูกเมื่อเทียบกับวิธีการสังเคราะห์เอทานอลด้วยวิธีทางเคมี นอกจากนี้ปริมาณของวัตถุดินยังมีมาก และหาได้ง่าย โดยเฉพาะของเหลือทิ้งทางการเกษตร ข้อดีทางอ้อมคือ ช่วยเพิ่มน้ำมันค่าทางเศรษฐกิจให้แก่พืชผลทางการเกษตร สร้างรายได้ให้แก่เกษตรกร ช่วยลดขยะและช่วยรักษาสิ่งแวดล้อม และผลิตภัณฑ์ที่เป็นผลพลอยได้ตัวอื่นสามารถนำไปใช้ประโยชน์ได้ เช่น ก้าช คาร์บอนไดออกไซด์ใช้ทำน้ำแข็งแห้ง น้ำโซดา หรือสารตั้งต้นในปฏิกิริยาเคมี เอนไซม์อินเวอร์เทส ซึ่งผลิตได้จากยีสต์สามารถนำไปใช้ในอุตสาหกรรมอาหารได้ ตัวยีสต์อาจใช้เป็นอาหารเสริมเป็นแหล่งของวิตามินบี ใช้เป็นสารปูรุ่งแต่งอาหารที่ให้สมันเนย หรือใช้เป็นอาหารสัตว์ ส่วนข้อเสียของการผลิตเอทานอลทางชีวภาพคือ กระบวนการผลิตเอทานอลเกิดขึ้นอย่างช้าๆ ทำให้ต้องใช้แรงงาน และการดูแลเอาใจใส่มากกว่าวิธีการทางเคมี นอกจากนี้หากต้องการปริมาณผลผลิตที่มากจำเป็นต้องใช้ระบบการผลิตที่ใหญ่ขึ้น ทำให้ต้นทุนของการผลิตโดยเฉพาะต้นทุนเกี่ยวกับเครื่องมืออุปกรณ์สูงขึ้นด้วย และในบางครั้งหากใช้วัตถุดินที่จุลทรรศ์ไม่สามารถใช้ได้โดยตรง จะเป็นที่จะต้องปรับสภาพหรือเปลี่ยนไปเป็นสารตั้งต้นที่จุลทรรศ์สามารถใช้ได้ก่อน ซึ่งทำให้เกิดความยุ่งยากซับซ้อนและเสียค่าใช้จ่ายมากขึ้น

2.3 การเปลี่ยนแปลงทางชีวเคมีในกระบวนการผลิตเอทานอลทางชีวภาพ

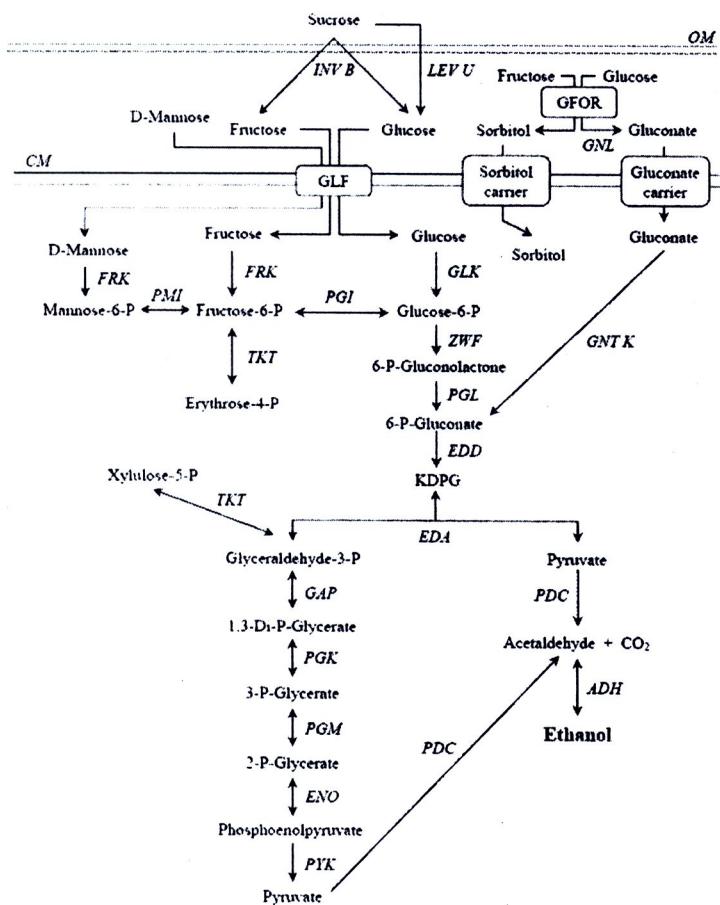
ในกระบวนการผลิตเอทานอลทางชีวภาพนั้น จะมีปฏิกริยาการเปลี่ยนแปลงทางชีวเคมีที่เกิดจาก การเปลี่ยนน้ำตาลให้กล้ายเป็นเอทานอลโดยกิจกรรมของเซลล์จุลินทรีย์ที่ใช้ในการผลิต โดยการเปลี่ยนแปลงดังกล่าวจะแตกต่างกันออกไปตามชนิดของจุลินทรีย์ที่ใช้ ในที่นี้จะกล่าวถึงการเปลี่ยนแปลงที่เกิดขึ้นเมื่อใช้ *S. cerevisiae* และ *Z. mobilis* เป็นเชื้อจุลินทรีย์ในการผลิต

ยีสต์ *S. cerevisiae* จะนำน้ำตาลโมเลกุลเดียว เช่น น้ำตาลกลูโคส เข้าสู่เซลล์จากน้ำกลูโคสจะถูกเปลี่ยนเป็นสารตัวกลางต่างๆ ในวิถีไอกาลโคไลซิส (glycolysis pathway) หรือผ่านวิถี Embden-Meyerhof-Parnas (EMP) โดยไม่มีการใช้อากาศในปฏิกริยา น้ำตาลกลูโคส 1 โมเลกุล จะถูกเปลี่ยนไปเป็นกรดไฟรูวิก 2 โมเลกุล จากนั้นกรดไฟรูวิกที่เกิดขึ้นนี้ จะถูกเปลี่ยนไปเป็นเอทานอลโดยอาศัยอีนไซม์ pyruvate decarboxylase (PDC) และ alcohol dehydrogenase (ADH) ผ่านวิถีการสังเคราะห์เอทานอลโดยทฤษฎีแล้วน้ำตาลกลูโคส 1 โมเลกุล สามารถเปลี่ยนไปเป็นเอทานอลได้ 51% (กรัมเอทานอลต่อกรัมกลูโคสที่ใช้) และก้าวการบอนไดออกไซด์ 49% (กรัมคาร์บอนไดออกไซด์ต่อกรัมกลูโคสที่ใช้) (ภาพที่ 2.1)



ภาพที่ 2.1 การสลายน้ำตาลกลูโคสโดยยีสต์ *Saccharomyces cerevisiae* ผ่านวิถีไอกาลโคไลซิสเพื่อเปลี่ยนไปเป็นกรดไฟรูวิก แล้วกรดไฟรูวิกถูกสลายต่อเปลี่ยนไปเป็นเอทานอลและก้าวการบอนไดออกไซด์ (Madigan et al., 2000)

สำหรับวิถีการสังเคราะห์เอทานอลโดย *Z. mobilis* นี้ จะเกิดผ่านวิถี Entner-doudoroff โดยนำตานาลกูโคสจะถูกเปลี่ยนเป็นสารตัวกลางต่างๆ ดังแสดงในภาพที่ 2.2 และจะได้กรดไฟวิก 2 โมเลกุล จากนั้นกรดไฟวิกจะถูกเปลี่ยนไปเป็นเอทานอลโดยการเร่งปฏิกิริยาของเอนไซม์ pyruvate decarboxylase และ alcohol dehydrogenase โดยผลผลิตของเอทานอลในทางทฤษฎีจะมีค่าสูงกว่า เมื่อเทียบกับผลผลิตของเอทานอลจากยีสต์



ภาพที่ 2.2 การสลายน้ำตาลกูโคสโดยแบคทีเรีย *Zymomonas mobilis* ผ่านวิถี Entner-Doudoroff pathway เพื่อเปลี่ยนไปเป็นเอทานอล โดยคำย่อต่างๆ มีดังนี้ : ADH, alcohol dehydrogenases I and II; CM, cytoplasmic membrane; EDA, 2-keto-3-deoxy-6-phosphogluconate aldolase; EDD, 6-phosphogluconate dehydratase; ENO, enolase; FRK, fructokinase; GAP, glyceraldehyde 3-phosphate dehydrogenase;



GFOR, glucose-fructose oxidoreductase; GLF, glucose facilitator; GLK, glucokinase; GNL, gluconolactonase; GNT K, gluconate kinase; INV B, invertase B; KDPG, 2-keto-3-deoxy-6-phosphogluconate; LEV U, levansucrase; OM, outer membrane; PDC, pyruvate decarboxylase, PGI, phosphoglucose isomerase; PGK, phosphoglycerate kinase; PGL, phosphogluconolactonase; PGM, phosphoglyceromutase; PMI, phosphomannose isomerase; PYK, pyruvate kinase; TKT, transketolase; ZWF, glucose 6-phosphate dehydrogenase (Sprenger, 1996)

2.4 วัตถุดิบในการผลิตเอทานอล

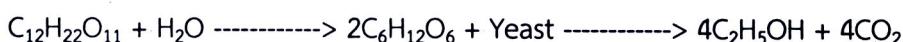
เอทานอลสามารถผลิตได้จากการวัตถุดิบทางการเกษตรหลายชนิด แบ่งได้เป็น 3 ประเภทหลักๆ ที่สำคัญ คือ วัตถุดิบประเภทแป้ง วัตถุดิบประเภทน้ำตาล และเศษวัสดุที่เป็นเซลลูโลส โดยที่วัตถุดิบประเภทแป้งและเซลลูโลสจะถูกย่อยด้วยกรดหรือเอนไซม์ให้เป็นน้ำตาลก่อน แต่วัตถุดิบประเภทที่เป็นน้ำตาลออยู่แล้วสามารถนำไปใช้หมักได้โดย ระยะเวลาในการหมักเพื่อให้ได้เอทานอลประมาณ 48 ชั่วโมง จะได้เอทานอลที่มีความเข้มข้น 8-12 เปอร์เซ็นต์ โดยปริมาตร

2.4.1 วัตถุดิบประเภทน้ำตาล ได้แก่ น้ำอ้อย กากน้ำตาล และน้ำตาลจากหัวบีท ยึสต์สามารถใช้วัตถุดิบประเภทนี้ได้โดย ไม่ต้องผ่านการย่อยให้กลাযเป็นน้ำตาล (Pretreatment) ได้ น้ำตาลที่พบในวัตถุดิบเหล่านี้ส่วนใหญ่เป็นน้ำตาลซูโคโรส ซึ่งสามารถเปลี่ยนไปเป็นเอทานอล โดยมีการเปลี่ยนแปลงทางเคมี ดังนี้

น้ำตาลซูโคโรส

น้ำตาลกลูโคส+ฟรอกโตส

เอทานอล



2.4.2 วัตถุดิบประเภทแป้ง ได้แก่ มันสำปะหลัง รังนูพิช และมันผึ้ง โดยมีโครงสร้างการเปลี่ยนแปลงทางเคมีของวัตถุดิบเหล่านี้ให้กลাযเป็นเอทานอล สามารถสรุปขั้นตอนได้ดังนี้

แป้ง

น้ำตาลกลูโคส

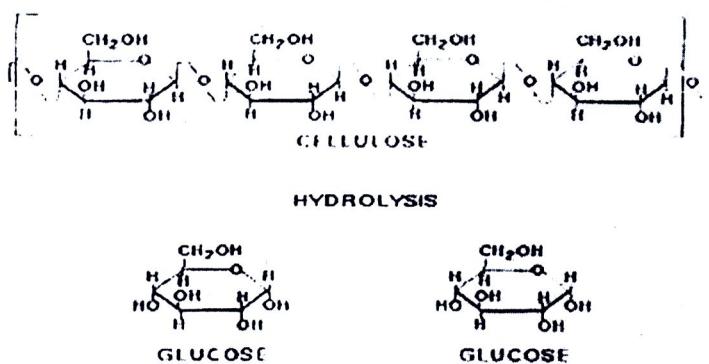
เอทานอล



สำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ
ห้องสมุดงานวิจัย
วันที่.....
29 พ.ย. 2555
เลขทะเบียน.....
250762
เจ้าหน้าที่รับผิดชอบ.....

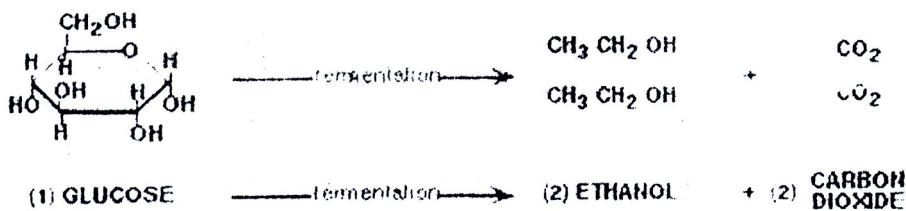
แป้งในวัตถุดิบจะต้องถูกย่อยให้เป็นน้ำตาลกลูโคส ซึ่งเป็นน้ำตาลโมเลกุลเดี่ยวๆ ก่อนจากนั้นยีสต์จึงสามารถเปลี่ยนน้ำตาลเป็นเอทานอลได้

2.4.3 วัตถุดิบประเภทหลักในเซลลูโลส ได้แก่ ผลผลิตพolloยได้จากอุตสาหกรรมเกษตร เช่น พังข้าว กากรอ้อย ซังข้าวโพด และกากรของเสียจากอุตสาหกรรมเยื่อกระดาษ ฯลฯ การผลิตเอทานอลจากเซลลูโลสหรือเอมิเซลลูโลสนั้น ขั้นตอนแรกจะใช้กระบวนการไฮโดรไลซิส ซึ่งจะเปลี่ยนแปลงพันธะในเซลลูโลสหรือเอมิเซลลูโลส ไปเป็นน้ำตาลกลูโคสดังภาพที่ 2.3



ภาพที่ 2.3 การย่อยเซลลูโลส หรือเอมิเซลลูโลสเป็นน้ำตาลกลูโคส ด้วยกระบวนการไฮโดรไลซิส

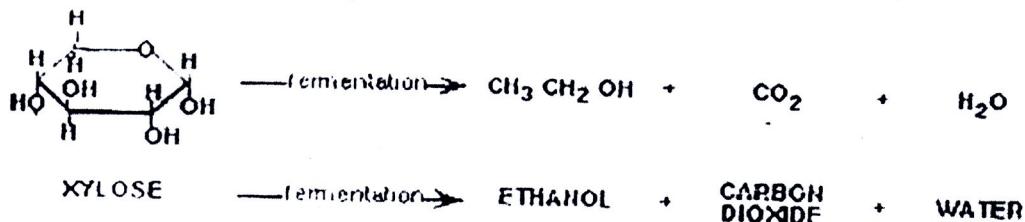
โครงสร้างที่มีมวลโมเลกุลใหญ่จะถูกย่อยสลายให้กลายเป็นน้ำตาลโดยใช้เอนไซม์ หรือการจากนั้น น้ำตาลจะถูกเปลี่ยนไปเป็นเอทานอล โดยผ่านกระบวนการหมัก ดังภาพที่ 2.4



ภาพที่ 2.4 การเปลี่ยนน้ำตาลไปเป็นเอทานอล ด้วยกระบวนการหมัก

โดยทั่วไปกลูโคส 1 โมเลกุล สามารถผลิตเอทานอลได้ 2 โมเลกุล และจะได้คาร์บอนไดออกไซด์อีก 2 โมเลกุล โดยตรวจสอบได้จากน้ำหนักโมเลกุลซึ่งเอทานอลจะมีน้ำหนักโมเลกุลเป็นครึ่งหนึ่งของสารตั้งต้น (กลูโคส)

สำหรับปฏิกริยาการเปลี่ยนน้ำตาลไซโลส (xylose) ไปเป็นเอทานอล แสดงดังภาพที่ 2.5 ซึ่งปกติแล้วน้ำตาลไซโลสสามารถหมักได้ผลิตภัณฑ์หลักเป็นเอทานอล คาร์บอนไดออกไซด์ และน้ำ



ภาพที่ 2.5 แสดงการเปลี่ยนน้ำตาลไซโลส (xylose) ไปเป็นเอทานอล

แม้ว่าจะมีวัตถุดิบอยู่หลายชนิดที่สามารถนำมาผลิตเป็นเอทานอลได้ แต่จะมีเพียงไม่กี่ชนิดที่มีความเหมาะสมในการผลิตเอทานอล โดยมีหลักเกณฑ์ที่ควรพิจารณา คือ

- วัตถุดิบมีปริมาณเพียงพอสำหรับป้อนสู่โรงงานได้ตลอดทั้งปี หาได้ง่าย และมีราคาถูก
- สามารถผลิตเอทานอลต่อหน่วยของวัตถุดิบ และต่อหน่วยของพื้นที่เพาะปลูกได้ในปริมาณสูง
- พลังงานสมดุลของระบบเป็นมาก
- วัตถุดิบนั้นจะต้องไม่แย่งอาหารมนุษย์

สำหรับประเทศไทยวัตถุดิบที่ได้รับการพิจารณาจากคณะกรรมการเอทานอลแห่งชาติว่ามีความเหมาะสมที่จะนำมาผลิตเอทานอลมีเพียง 3 ชนิดเท่านั้น ได้แก่ อ้อย กากน้ำตาล และมันสำปะหลัง

ตารางที่ 2.1 เปรียบเทียบปริมาตรของเอทานอลที่ผลิตได้จากวัตถุดิบชนิดต่างๆ

(<http://www.region8.m-energy.go.th/ethanol.htm>)

วัตถุดิบ (1ตัน)	ปริมาตรเอทานอลที่ผลิตได้ (ลิตร)
กากน้ำตาล	260
อ้อย	70
หัวมันสำปะหลังสด	180
ข้าวฟ่าง	70
ธัญพืช (เช่น ข้าวโพด)	375
น้ำมะพร้าว	83

ตารางที่ 2.1 แสดงค่ากิจภาพของวัตถุดิบแต่ละชนิดในการผลิตเอทานอล จากข้อมูลจะเห็นว่าวัตถุดิบประเภทแป้ง (ข้าวพืช เช่น ข้าวโพด) ที่มีน้ำหนัก 1 ตัน สามารถนำมาผลิตเอทานอลได้ปริมาณสูงสุด รองลงมาคือ กากน้ำตาล หัวมันสำปะหลังสด น้ำมะพร้าว ข้าวฟ่าง และอ้อย ตามลำดับ

ตารางที่ 2.2 การเปรียบเทียบตันทุนการผลิตเอทานอลจากวัตถุดิบชนิดต่างๆ

(<http://www.region8.m-energy.go.th/ethanol.htm>)

วัตถุดิบ	ตันทุนการผลิตเอทานอล (บาท/ลิตร)
หัวมันสำปะหลังสด	8.94
มันสำปะหลังเส้น	9.41
แป้งมันสำปะหลัง	13.5
อ้อย	10.54
ข้าวโพด	10.65

ตารางที่ 2.2 แสดงตันทุนในการผลิตเอทานอลจากวัตถุดิบทางกัน ทางการเกษตรแต่ละชนิด จากข้อมูลจะเห็นว่าวัตถุดิบที่เป็นหัวมันสำปะหลังสด เมื่อนำมาผลิตเป็นเอทานอลมีตันทุนการผลิตต่ำสุด รองลงมาคือ มันสำปะหลังเส้น อ้อย ข้าวโพด และแป้งมันสำปะหลัง ตามลำดับ

2.5 ยีสต์

การใช้ยีสต์ในอุตสาหกรรมที่สำคัญและรู้จักกันดี คือ การใช้ยีสต์ในการผลิตเอทานอลจากวัตถุดิบ พวกรถโรบไฮเดรตและการผลิตยีสต์ขنمปัง สำหรับผลิตภัณฑ์ที่ผลิตขึ้นมาโดยอาศัยกระบวนการหมัก (Fermentation Process) ได้แก่ เบียร์ สุรา ขنمปัง ไวน์ ผลิตภัณฑ์ทางเคมี เป็นต้น จุลินทรีย์ที่นิยมใช้ คือยีสต์ *S. cerevisiae* ทั้งนี้เนื่องจากว่ายีสต์ชนิดนี้มีข้อดีหรือคุณสมบัติเด่นคือ

- 1) เจริญรวดเร็ว
- 2) มีความคงทนต่อแอลกอฮอล์ได้สูง
- 3) ให้แอลกอฮอล์ในปริมาณสูง

ยีสต์เป็นสิ่งมีชีวิตชั้นสูงหรือที่เรียกว่า ยูคาริโอติกเซลล์ จึงมีโครงสร้างเซลล์แบบยูคาริโอต รูปร่าง และโครงสร้างของยีสต์จะแตกต่างกันไปตามสปีชีส์ เมื่อจาก *S. cerevisiae* เป็นยีสต์ที่มีความสำคัญทาง

การเกษตรและอุตสาหกรรมมาก จึงทำให้มีผู้ศึกษารายละเอียดของยีสต์ชนิดนี้มาก อย่างไรก็ตามปัจจุบัน มีผู้ศึกษารายละเอียดของยีสต์ชนิดอื่นเพิ่มขึ้น เช่น *Kluyveromyces*, *Pichia*, *Hansenula*, *Rhodotorula*, *Candida* และอื่นๆ

โดยทั่วไปยีสต์จะมีปฏิกริยาการเปลี่ยนแปลงสารชีวภาพนิดต่างๆ ที่แตกต่างกัน เช่น การย่อยน้ำตาลกลูโคส อาจเกิดในลักษณะทั้งที่ไม่ใช้ออกซิเจน (กระบวนการหมัก) หรือใช้ออกซิเจน (กระบวนการหายใจ) แต่กระบวนการที่เป็นแบบฉบับมากที่สุดก็คือ การย่อยสลายแบบไม่ใช้ออกซิเจนหรือที่รู้จักใน名称 กระบวนการหมักแอลกอฮอล์ ซึ่งผลผลิตสุดท้ายจะได้อ Ethanol และสารบอนไดออกไซด์ ดังสมการ



ในสภาพที่มีออกซิเจนในกระบวนการหายใจ จะเกิดการออกซิเดชันกลูโคสอย่างสมบูรณ์จนได้สารบอนไดออกไซด์และน้ำ แต่ถ้าเกิดการออกซิเดชันไม่สมบูรณ์จะได้กรดและสารตัวกลางอื่นๆ ผลผลิตที่สำคัญได้แก่ แอลกอฮอล์ กรด เอสเทอร์ (ester) กลีเซอรอล (glycerol) และอัลเดไฮด์ (aldehyde) ก่อนที่ยีสต์จะเกิดกระบวนการหมักได้สารโมเลกุลใหญ่ เช่น ไดแซคคาไรด์ ไตรแซคคาไรด์ และพอลิแซคคาไรด์ จะต้องถูกย่อยด้วยเอนไซม์ (เอนไซเมล) ชนิดของเอนไซม์ไฮโดรเลสจะแตกต่างกันไปตามจีนัส และสปีชีส์ ของยีสต์ ซึ่งใช้คุณสมบัตินี้ในการแยกความแตกต่างของแต่ละสปีชีส์ได้ นอกจากนี้ยีสต์ยังมีเอนไซม์อื่นๆ เช่น แลคเทส (lactase) อินเวอร์เทส (invertase) และคاتาเลส (catalase) ซึ่งมีความสำคัญทางการค้า

ยีสต์ได้รับใบอนุญาตจากสารอินทรีย์และสารอนินทรีย์ในใบอนุญาต เพื่อนำไปสร้างโปรดีน และยีสต์ ส่วนใหญ่สามารถใช้แอมโมเนียมไออกอนได้ รวมทั้งสารประเภทใบเตตระและใบไตรต์ และยังสามารถใช้หมู่อะมิโนจากการลดอะมิโนเพื่อเป็นแหล่งในใบอนุญาตได้ จากคุณสมบัตินี้ทำให้สามารถจำแนกความแตกต่าง ของยีสต์ในแต่ละสายพันธุ์และสปีชีส์ได้

ยีสต์ต้องการชัลเฟอร์ซึ่งอาจอยู่ในรูปชัลเฟต หรือสารอินทรีย์ชัลเฟอร์ เช่น ชีสเตอีน หรือเมทิโอนิน และแร่ธาตุอื่นๆ เพื่อการเจริญ เช่น โพแทสเซียม แมกนีเซียม โซเดียม และแคลเซียม นอกจากนี้ยีสต์ ยังต้องการแร่ธาตุ (Trace elements) เช่น บอรอน ทองแดง สังกะสี เหล็ก ไอโอดีน และ โนลิตินัม เพื่อให้ยีสต์เจริญเติบโตได้ดี

ยีสต์พากที่ชอบแรงดันของน้ำมันติกสูง (Osmophilic yeast) สามารถเจริญได้ในสภาวะที่มีความเข้มข้นของเกลือหรือน้ำตาลสูงๆ ได้โดยมีความชื้นจำกัด ยีสต์สามารถเจริญในช่วงที่มีอุณหภูมิตั้งแต่ 0-47 องศาเซลเซียส บางชนิดไม่เจริญที่อุณหภูมิสูงกว่า 15 องศาเซลเซียส ในขณะที่บางชนิดจะไม่เจริญในที่อุณหภูมิต่ำกว่านี้ อุณหภูมิที่เหมาะสมสำหรับการเจริยของยีสต์ส่วนใหญ่อยู่ที่ 20-30 องศาเซลเซียส ยีสต์ที่ก่อโรคจะเจริญได้ดีที่อุณหภูมิระหว่าง 30-37 องศาเซลเซียส

โดยทั่วไปยีสต์จะเจริญได้ดีที่สุดในอาหารที่มีความเป็นกรดต่างระห่วง 3.5 ถึง 3.8 ซึ่งเป็นช่วงความเป็นกรดที่ช่วยยับยั้งการเจริญของแบคทีเรียส่วนใหญ่ ยีสต์ต้องการแหล่งอาหารที่แตกต่างกันในการเจริญ โดยมีรายงานว่า yeast สามารถเจริญในอาหารเลี้ยงเชื้อแบคทีเรีย เช่น อาหารร้อนแข็ง (Nutrient agar) และอาหารเหลว (Nutrient broth) ได้ ในการแยกยีสต์จากแหล่งธรรมชาตินิยมใช้อาหารที่มีส่วนประกอบของมอลต์เอกแทรกช์ต โดยใช้ในรูปของมอลต์เอกแทรกช์ตของการ (5% malt extract agar) นอกจากนี้อาหารชนิดอื่นๆ เช่น วิคเกอร์แยมเม็ดเดย์ม (Wickerham's medium) (ตารางที่ 2.3) และอาหารที่เตรียมจากแหล่งธรรมชาติ เช่น ผลไม้และผัก ยังช่วยให้ yest สามารถเจริญได้ดีขึ้น

ตารางที่ 2.3 ส่วนประกอบของอาหารเลี้ยงเชื้อ (นงลักษณ์, 2541)

อาหารวิกเกอร์แยม	ปรอทเข็นต์
มอลต์เอกแทรกช์ต	0.3
ยีสต์เอกแทรกช์ต	0.3
เพปไทด์	0.5
กลูโคส	1.0
ร้อน	2.0
อาหารกระตุ้นการสร้างสปอร์	ปริมาณ
โซเดียมอะซิตेट (แอนไฮดรัส)	0.5 กรัม
โพแทสเซียมคลอไรด์	1.0 กรัม
ร้อน	1.5 กรัม
น้ำกลั่น	100 มิลลิลิตร

2.6 ข้าวฟ้างหวาน

ข้าวฟ่างหวานจัดเป็นพืชที่อยู่ในวงศ์เดียวกับหญ้า มีชื่อวิทยาศาสตร์ว่า *Sorghum bicolor* L. Moench สามารถจัดจำแนกขั้นตามลักษณะทางพฤติศาสตร์ได้ดังนี้

Kingdom :	Plantae
Division :	Magnoliophyta
Class :	Liliopsida
Order :	Poales
Family :	Poaceae
Genus :	<i>Sorghum</i> L.
Species :	<i>Sorghum bicolor</i>

ข้าวฟ่างหวานจัดเป็นพืชที่มีศักยภาพสูงและเหมาะสมสำหรับนำไปใช้เป็นวัตถุคุณิตในการผลิตเชาanol ทั้งนี้เพราะมีข้อดีหลายประการอาทิเช่น 1) มีความทนทานต่อสภาพแห้งแล้งได้ดี เหมาะสำหรับการแนะนำให้ปลูกในภาคตะวันออกเฉียงเหนือซึ่งมีปัญหาทางด้านน้ำ 2) มีอายุการเก็บเกี่ยวสั้น ประมาณ 3-4 เดือน ในหนึ่งปีจะสามารถปลูกได้ประมาณ 2-3 ครั้ง ดังนั้นจึงเหมาะสมสำหรับการปลูกสลับกับพืชหลักชนิดอื่นๆ และ 3) มีองค์ประกอบประเภทคาร์บอไฮเดรททั้งชนิดที่ละลายน้ำได้ (สารละลายน้ำตาล) และชนิดที่ละลายน้ำไม่ได้ (สารประกอบประเภทลิกโนเซลลูโลส) ในปริมาณสูง นอกจากนี้เปอร์เซ็นต์น้ำตาลที่พบในข้าวฟ่างหวานยังมีค่าใกล้เคียงหรือเทียบเท่ากับปริมาณน้ำตาลที่พบในอ้อย จึงเหมาะสมสำหรับการใช้ประโยชน์เพื่อการผลิตเชาanol (น้อม ขันติคุณ, 2523; Jasberg, et al., 1983)

ที่ผ่านมาได้มีความพยายามที่จะนำเอาน้ำหวานจากลำต้นข้าวฟ่างหวานไปใช้เพื่อการผลิตน้ำตาล แต่พบว่าไม่สามารถทำการตอกผลึกน้ำตาลที่เกิดขึ้นได้ จึงทำให้หลาย ๆ ประเทศหันไปให้ความสนใจที่จะนำข้าวฟ่างหวานไปใช้ประโยชน์ในอุตสาหกรรมด้านอื่นๆ แทน ซึ่งอุตสาหกรรมที่ได้รับความสนใจในการนำข้าวฟ่างหวานไปใช้ประโยชน์ที่น่าสนใจมากที่สุดคือ อุตสาหกรรมการผลิตเชาanol โดยประเทศที่ทำการศึกษาและผลิตเชาanol มากที่สุดคือ อิตาลี ฝรั่งเศส สหรัฐอเมริกา อินเดีย เป็นต้น (Subramanian et al., 1987)

ในส่วนของสารประกอบประเภทคาร์บอไฮเดรทชนิดที่ไม่ละลายน้ำซึ่งได้แก่สารประกอบประเภทลิกโนเซลลูโลส ที่เป็นองค์ประกอบในส่วนต้นของข้าวฟ่างหวานนั้น มีอยู่ในปริมาณสูงถึง 43-52 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแห้ง ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับความแตกต่างของสายพันธุ์และพื้นที่ปลูก และจากรายงานพบว่าองค์ประกอบทางเคมีในส่วนของสารประกอบประเภทลิกโนเซลลูโลสในต้นข้าวฟ่างหวานประกอบ

ไปด้วยเซลลูโลส ประมาณ 40 เปอร์เซ็นต์ เอมิเซลลูโลสหรือเพนโตแซน ประมาณ 30 เปอร์เซ็นต์ ลิกนิน ประมาณ 20 เปอร์เซ็นต์ และองค์ประกอบอื่นๆ อีกเล็กน้อย จากองค์ประกอบเหล่านี้ จะเห็นได้ว่าต้นข้าว ฟ่างหวานเป็นพืชที่มีเซลลูโลสอยู่ค่อนข้างสูง ด้วยเหตุนี้ต้นข้าวฟ่างหวานภายหลังจากการคั้นน้ำหรือที่ เรียกว่า ชาตันข้าวฟ่างหวาน น่าจะเป็นแหล่งวัตถุดีที่สามารถนำไปแปรสภาพให้เป็นผลิตภัณฑ์ที่มี มูลค่าทางเศรษฐกิจสูงขึ้น อาทิเช่น การนำไปใช้เป็นวัตถุดีบในการผลิตอาหารอลโดยอาศัยกระบวนการ หมักด้วยเชื้อจุลินทรีย์

2.7 งานวิจัยที่เกี่ยวข้องกับการผลิตอาหารอลโดยยีสต์ทนร้อน

ยีสต์ทนร้อน (thermotolerant yeast) ตามความหมายของ McCracken และ Gong (1982) หมายถึงยีสต์ที่สามารถเจริญได้ดีในสภาวะอุณหภูมิสูงกว่า 37 องศาเซลเซียส ซึ่งข้อดีของยีสต์ทนร้อนคือ สามารถเจริญได้ดีในสภาวะอุณหภูมิสูง มีอัตราการผลิตอาหารอลค่อนข้างสูงเมื่อเทียบกับยีสต์สายพันธุ์ ปกติ และสามารถทนอาหารอลได้ดี นอกจากเซลล์ยีสต์จะมีข้อดีดังที่กล่าวแล้ว ระบบการหมักในสภาวะ อุณหภูมิสูงโดยอาศัยยีสต์ทนร้อน ยังมีข้อได้เปรียบในด้านอื่นๆ ด้วย ที่สำคัญคือ การหมักในสภาวะ อุณหภูมิสูงจะทำให้อัตราการหมักอาหารอลเกิดขึ้นได้เร็ว ทำให้ระยะเวลาในการหมักสั้นลง ระบบการ หมักในสภาวะอุณหภูมิสูงยังช่วยลดปัญหาเรื่องการปนเปื้อนของเชื้อจุลินทรีย์ที่ไม่ต้องการได้ และที่ระดับ อุณหภูมิสูงอาหารอลที่เกิดขึ้นในระบบสามารถเตรียมทำให้ง่ายต่อการเก็บเกี่ยวโดยอาศัยระบบที่เรียกว่า continuous stripping (Kiran Sree et al., 2000)

ในต่างประเทศมีการศึกษาวิจัยถึงการผลิตอาหารอลโดยใช้ยีสต์ทนร้อนมากพอสมควร ตัวอย่าง งานวิจัยที่สำคัญ ได้แก่ Banat et al. (1992) ได้รายงานผลการคัดแยกยีสต์ทนร้อนจากตัวอย่างใน ประเทศไทย และพบยีสต์ทนร้อนจำนวน 5 ไอโซเลต ที่สามารถเจริญได้ดีที่อุณหภูมิสูงถึง 52 องศา เซลเซียส โดยยีสต์ทั้ง 5 ไอโซเลต มีอัตราการเจริญจำเพาะสูงสุดเมื่อเพาะเลี้ยงในอาหารเหลวที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส เมื่อนำไปทดสอบการผลิตอาหารอลจากกาหน้ำตาลที่มีน้ำตาลเริ่มต้น 16% น้ำหนัก โดยปริมาตร พบร่วมความเข้มข้นของอาหารอลสูงสุดที่ผลิตได้มีค่าเท่ากับ 7.5-8.0 และ 6.5-7.0% เมื่อ เพาะเลี้ยงที่อุณหภูมิ 37 และ 40 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

Singh et al. (1998) รายงานผลการทดสอบการผลิตอาหารอลจากกาหน้ำตาลในถังหมักขนาด 60 ลิตร โดยใช้ยีสต์ทนร้อนสายพันธุ์ *K. marxianus* IMB3 ผลการศึกษาพบว่าอาหารอลที่ผลิตได้มีความ เข้มข้นประมาณ 6.0-7.2 % น้ำหนักโดยปริมาตร โดยที่ไม่จำเป็นต้องใช้ระบบนาฬล้อเย็น และพบว่า ระยะเวลาในการหมักสั้นลงประมาณ 20 ชั่วโมง เมื่อเทียบกับการหมักในสภาวะปกติที่อุณหภูมิ 30 องศา

เซลเซียส

Kiran Sree et al. (1999) รายงานผลศึกษาการผลิตเชื้อราทางอลจากการใช้ข้าวฟ่างหวานและมันฝรั่งเป็นวัตถุดิบ ในระบบการหมักแบบ simultaneous saccharification and fermentation (SSF) โดยใช้ยีสต์ทนร้อน *S. cerevisiae* VS3 ร่วมกับเชื้อ *Bacillus* sp. (VB9) ผลการศึกษาพบว่าปริมาณการทำให้หมักที่อุณหภูมิ 37 องศาเซลเซียส และประมาณ 3.5 กรัมต่อ 100 กรัมวัตถุดิบ เมื่อทำการหมักที่อุณหภูมิ 42 องศาเซลเซียส

Kiran Sree et al. (2000) รายงานผลการคัดแยกเชื้อจุลินทรีย์ทนร้อนจากตัวอย่างดินบริเวณโรงงานผลิตกระเพราในประเทศไทยเดียว ผลการศึกษาพบว่าสามารถคัดแยกยีสต์ทนร้อน *S. cerevisiae* ได้ 4 สายพันธุ์คือ VS1-VS4 เมื่อนำมาทดสอบการเจริญที่อุณหภูมิระดับต่างๆ กัน พบร่วมกับยีสต์ทุกสายพันธุ์สามารถเจริญได้ที่อุณหภูมิ 44 องศาเซลเซียส โดยยีสต์สายพันธุ์ VS1 และ VS3 สามารถเจริญได้ดีกว่าอีกสองสายพันธุ์ เมื่อทดสอบการทำให้หมักเชื้อราทางอลจากยีสต์แต่ละสายพันธุ์โดยใช้น้ำตาลกลูโคสเป็นแหล่งการบ่อน พบร่วมกับยีสต์สายพันธุ์ VS3 สามารถผลิตเชื้อราทางอลจากได้ดีที่สุด โดยมีปริมาณการทำให้หมักที่อุณหภูมิ 30 และ 40 องศาเซลเซียส ตามลำดับ

Hari Krishna et al. (2001) รายงานผลศึกษาเปรียบเทียบการผลิตเชื้อราทางอลจากใช้ยีสต์ *S. cerevisiae* NRRL-Y-132 และยีสต์ทนร้อน *K. fragilis* NCIM3358 ในสูตรอาหารที่มีสารละลายน้ำตาลจากการย่อยเซลลูโลสเป็นวัตถุดิบ ผลการศึกษาพบว่า *K. fragilis* NICM3358 สามารถผลิตเชื้อราทางอลจากได้สูงกว่า (2.5-3.5% w/v) ยีสต์ *S. cerevisiae* NRRL-Y-132 (2.0-2.5% w/v) นอกจากนี้ระยะเวลาในการหมักยังสั้นกว่า

Ballesteros et al. (2004) รายงานผลการศึกษาการผลิตเชื้อราทางอลจากวัสดุลิกโนเซลลูโลสจากเนื้อไม้ชนิดต่างๆ ด้วยระบบการหมักแบบ SSF โดยใช้ยีสต์ทนร้อน *K. marxianus* CECT 10875 ผลการทดสอบการทำให้หมักที่อุณหภูมิ 42 องศาเซลเซียส โดยใช้ชับสเตรทความเข้มข้น 10% และใช้อ่อนไขม์เซลลูโลสในความเข้มข้น 15 ยูนิตต่อกรัมชับสเตรท พบร่วมกับยีสต์ทางอลจากได้ความเข้มข้นสูงสุดเท่ากับ 16-19 กรัมต่อลิตร ซึ่งอยู่กับชนิดของเนื้อไม้ที่นำมาทดสอบการทำให้หมัก

Limtong et al. (2007) รายงานผลการแยกเชื้อยีสต์จากแหล่งต่างๆ เช่น ดิน น้ำอ้อยดินในโรงงานผลิตน้ำตาล โดยใช้เทคนิค enrichment culture โดยใช้สูตรอาหาร YM ที่เติมการทำให้หมัก 4% ลง



ไป และบ่มเชื้อที่อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส ผลการศึกษาสามารถคัดแยกยีสต์หนร้อนได้หลายสายพันธุ์ โดยสายพันธุ์ที่สามารถเจริญและผลิตเอทานอลได้ดีที่สุดคือ *K. marxianus* DMKU 3-1042 ซึ่งสามารถเจริญได้ที่อุณหภูมิ 40 และ 45 องศาเซลเซียส เมื่อนำไปทดสอบการผลิตเอทานอลโดยใช้น้ำอ้อยเป็นวัตถุดีบบดับอุณหภูมิต่างๆ พบว่า yeast สายพันธุ์นี้สามารถผลิตเอทานอลได้ดีที่สุดที่อุณหภูมิ 37 องศาเซลเซียส โดยความเข้มข้นของเอทานอลสูงสุดมีค่า 8.7% (w/v) เมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้นเป็น 40 องศาเซลเซียส ความเข้มข้นของเอทานอลจะลดลงเหลือ 6.78% (w/v)

Yu et al. (2008) ศึกษาการผลิตเอทานอลจากลำต้นข้าวฟ่างหวานโดยใช้ยีสต์สายพันธุ์หนร้อน *S. cerevisiae* AF37X ซึ่งเป็นยีสต์สายพันธุ์กัญชาที่มีความสามารถในการเจริญได้ดีในสภาพอุณหภูมิสูง จากผลการศึกษาพบว่าภายในได้สภาวะการหมักที่เหมาะสมคือ ลำต้นข้าวฟ่างหวานมีขนาด 1.5 มิลลิเมตร เซลล์ยีสต์เริ่มต้น 4×10^6 เซลล์ต่อกรัมวัตถุดีบ สามารถผลิตเอทานอลได้สูงสุด 7.9 กรัมต่อ 100 กรัมน้ำหนักสดของวัตถุดีบ หรือมีผลได้เท่ากับ 0.46 กรัมเอทานอลต่อกรัมน้ำตาลทั้งหมด ซึ่งมีค่าประมาณ 91 % ของค่าในทางทฤษฎี

Wilkins et al. (2008) รายงานผลการศึกษาการผลิตเอทานอลจากน้ำตาลไซโลสโดยใช้ยีสต์หนร้อน *K. marxianus* IMB2, IMB4 และ IMB5 ผลการศึกษาพบว่ายีสต์หนร้อน *K. marxianus* IMB4 สามารถผลิตเอทานอลได้สูงที่สุด 2.08 กรัมต่อลิตร เมื่อใช้น้ำตาลไซโลสที่ความเข้มข้น 10 กรัมต่อลิตร บ่มที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส และความเป็นกรดด่างของอาหารเพาะเลี้ยงเท่ากับ 5.5

Faga et al. (2010) รายงานผลการผลิตเอทานอลจากหญ้า switch grass ด้วยระบบการหมักแบบ SSF โดยใช้ยีสต์ *S. cerevisiae* D5A และยีสต์หนร้อน *K. marxianus* IMB1, IMB2, IMB3, IMB4 และ IMB5 จากผลการทดลองพบว่า *K. marxianus* IMB3 สามารถผลิตเอทานอลได้สูงที่สุดคือ 77.5 กรัมต่อลิตร ที่อุณหภูมิในการหมัก 45 องศาเซลเซียส เมื่อเทียบกับยีสต์สายพันธุ์อื่นๆ

Dhaliwal et al. (2011) รายงานผลการคัดแยกยีสต์หนร้อนจากน้ำอ้อยโดยใช้เทคนิค enrichment culture ผลการศึกษาพบว่าสามารถคัดแยกยีสต์หนร้อน *P. kudriavzevii* (*Issatchenka orientalis*) ซึ่งเมื่อนำไปทดสอบการหมักในถังหมักในระดับห้องปฏิบัติการโดยใช้น้ำอ้อยที่มีน้ำตาลซูครัส ความเข้มข้น 14% น้ำตาลกลูโคส ความเข้มข้น 2% และฟรุกโตส ความเข้มข้น 1% เป็นวัตถุดีบ ทำการหมักที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส พบร่วมสามารถผลิตเอทานอลได้ความเข้มข้นสูงสุดเท่ากับ 71.9 กรัมต่อลิตร และอัตราการผลิต 4.0 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง