

บทที่ 1

บทนำ

1. ความเป็นมาและความสำคัญของปัจจัย

ปัจจุบันประเทศไทยมีประชากรเพิ่มขึ้น และเศรษฐกิจของประเทศไทยกำลังเติบโต ทำให้ความต้องการใช้พลังงานเชื้อเพลิงสูงขึ้นตามไปด้วย ถึงแม้ประเทศไทยจะมีแหล่งทรัพยากรปิโตรเลียม ถ่านหิน และก๊าซธรรมชาติเป็นของด้วย แต่ก็ไม่เพียงพอ กับปริมาณที่ต้องการ ทำให้ต้องนำเข้าพลังงานจากต่างประเทศกว่า 80 เปอร์เซ็นต์ ของปริมาณที่ต้องการใช้ ดังเห็นได้จากมูลค่าการนำเข้าเชื้อเพลิงในปี พ.ศ. 2549 มีมูลค่าทั้งสิ้นประมาณ 970,000 ล้านบาท คิดเป็นการนำเข้าน้ำมันดิบ 772,000 ล้านบาท (กระทรวงพาณิชย์, 2007) เพื่อลดปริมาณการนำเข้าน้ำมัน ทางเลือกหนึ่งที่เหมาะสมคือการใช้วัตถุดิบทางการเกษตรที่สามารถผลิตได้ในประเทศไทยใช้เป็นพลังงานทดแทน เป็นการช่วยชาติในการลดการนำเข้าน้ำมัน เชื้อเพลิง และยกระดับราคาพืชผลทางการเกษตร รวมทั้งช่วยลดมลพิษไปเสียทางอากาศและเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อมได้อีกด้วย

การนำเอาวัตถุดิบทางการเกษตรมาใช้เป็นพลังงานทดแทน ทำได้โดยการนำเอาวัตถุดิบ เช่น อ้อย มันสำปะหลัง รวมทั้งขัญพืช เป็นต้น ไปหมักให้ได้เป็นอ Ethanol ซึ่งอ Ethanol สามารถนำไปใช้ผสมเข้ากับน้ำมันเบนซินในอัตราส่วน 1 ต่อ 90 เป็นแก๊สโซเชล สามารถนำมาใช้กับเครื่องยนต์ได้ โดยไม่ต้องปรับปรุงแก้ไขเครื่องยนต์

อย่างไรก็ตาม ในปี 2548 ประเทศไทยได้ออกแผนยุทธศาสตร์ในการผลิตแก๊สโซเชลเพื่อใช้เป็นแหล่งพลังงานทดแทน โดยมีความต้องการใช้อ Ethanol ลดประมาณ 1 ล้านลิตรต่อวัน และจะเพิ่มขึ้นในปี 2554 เป็น 3 ล้านลิตรต่อวัน แต่ปัจจุบันมีโรงงานผลิตอ Ethanol เพียง 6 โรง คือ บริษัทพรวิไลอินเตอร์ เนชั่นแนล กรุ๊ป เทρคดิ้ง จำกัด บริษัทไทยแอลกอฮอล์ จำกัด (มหาชน) บริษัทไทยอะโกรเอนเนอร์จี จำกัด บริษัทไทยจั่นอ Ethanol จำกัด บริษัทขอนแก่นแอลกอฮอล์ จำกัด และ บริษัทเพทโภคิน จำกัด รวมแล้วสามารถผลิตอ Ethanol ได้ประมาณ 855,000 ลิตรต่อวัน (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน กระทรวงพลังงาน, 2007) ซึ่งไม่เพียงพอ กับความต้องการ จึงต้องมีการนำเข้าอ Ethanol จากต่างประเทศ เพื่อให้เพียงพอ กับความต้องการภายในประเทศ

ต้นทุนในการผลิตอ Ethanol ลดประมาณครึ่งหนึ่ง มาจากการของวัตถุดิบที่นำมาใช้ (Roble, *et al.*, 2003) ดังนั้นในการเลือกวัตถุดิบในการผลิตจึงมีความสำคัญอย่างมาก ต่อการผลิตอ Ethanol สำหรับการผลิตอ Ethanol ในประเทศไทยวัตถุดิบที่มีความเหมาะสมที่จะนำมาผลิตอ Ethanol ได้มีเพียง 3 ชนิดเท่านั้น ได้แก่ อ้อย 甘蔗 น้ำตาล และมันสำปะหลัง แต่อ้อยเป็นวัตถุดิบที่มีราคาแพง อิกทึ้งขังปูกู ได้ตามกฎหมาย (De Moraes, *et al.*, 1995) จึงไม่เหมาะสมสำหรับใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิต มันสำปะหลังจึงเป็นวัตถุดิบที่มี

ความเหมาะสมที่สุดที่จะใช้ในการผลิตเป็นอุปทานออล เนื่องจากมันสำปะหลังเป็นพืชที่ปลูกง่าย ทนทาน ต่อสภาพดินฟ้าอากาศที่แปรปรวน สามารถเจริญเติบโตได้ในพื้นที่ๆ ดินมีความอุดมสมบูรณ์ค่อนข้างดี และมัน สำปะหลังเป็นพืชเศรษฐกิจที่มีความสำคัญต่อประเทศไทยรองจาก ข้าวและยางพารา โดยไทยเป็นผู้ ส่งออกผลิตภัณฑ์มันสำปะหลังอันดับหนึ่งของโลกที่ครอบครองตลาดโลกถึง 90 เปอร์เซ็นต์ จากปริมาณ การค้าของโลก

ในการผลิตอุปทานออลจากแป้งมันสำปะหลังจะต้องนำแป้งไปผ่านกระบวนการย่อยให้เป็นน้ำตาล ด้วยวิธีการทางเคมี หรือวิธีการทางชีวภาพ การย่อยแป้งด้วยวิธีทางเคมีจะเป็นการใช้กรดร่วมกับความ ร้อน ซึ่งเป็นปฏิกิริยาที่รุนแรง ทำให้ได้ผลผลิตอย่างอื่นนอกจากน้ำตาลกลูโคส ส่วนการใช้ออนไซม์เป็น วิธีที่ใช้ปฏิกิริยาที่ไม่รุนแรง และยังเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม แต่จะเพิ่มต้นทุนในกระบวนการผลิต (Altintas, *et al.*, 2002) ดังนั้นการใช้เชื้อจุลินทรีย์ที่มีคุณสมบัติในการย่อยสลายแป้งจึงเป็นทางเลือกหนึ่ง ที่เหมาะสมในการย่อยสลายแป้งให้เป็นน้ำตาล หลังจากนั้นจึงนำน้ำตาลที่ได้ไปเข้าสู่กระบวนการหมัก ด้วยเชื้อแบคทีเรียหรือเชื้อยีสต์เพื่อให้ได้เป็นอุปทานออล โดยกระบวนการหมักอุปทานออลจากแป้งมัน สำปะหลังสามารถแบ่งได้ 3 แบบใหญ่ๆ คือ การหมักแบบใช้เชื้อดีฯ การหมักแบบใช้เชื้อร่วม และการ หมักแบบแยกกระบวนการหมัก แต่เป็นที่ทราบกันทั่วไปว่าเชื้อที่มีคุณสมบัติในการย่อยแป้งได้ จะมี คุณสมบัติในการผลิตอุปทานออลได้น้อย (Reddy, *et al.*, 1996) ส่วนการหมักแบบใช้เชื้อร่วมจะได้ปริมาณ อุปทานออลที่ดี เนื่องจากน้ำตาลที่ได้จากการย่อยสลายแป้งจะถูกเชื้อจุลินทรีย์ใช้ไปเพื่อการเจริญและการ ผลิตoen ไซม์ย่อยสลายแป้ง (Altintas, *et al.*, 2002) และการหมักแบบแยกกระบวนการหมักต้องใช้ต้นทุน สูงในการผลิต ดังนั้นในการทดลองนี้จึงคัดเลือกยีสต์มาจากกลุ่มแป้งที่มีคุณสมบัติในการย่อยแป้ง และ สามารถเปลี่ยนน้ำตาลให้เป็นอุปทานออลได้ และนำมาหาสภาวะที่เหมาะสมในการผลิตอุปทานออลจากแป้ง มันสำปะหลังต่อไป

2. การตรวจเอกสาร

2.1 ลูกแพ้ง

ลูกแพ้ง เป็นกล้าเชื้อจุลินทรีย์ที่เก็บไว้ในรูปเชื้อแห้ง คนในสมัยโบราณคัดเลือกจุลินทรีย์ที่มีอยู่ในธรรมชาติมาใช้ในรูปแบบของลูกแพ้ง นำมาผลิตอาหารหมักหลายชนิดในประเทศไทยและเอเซีย เช่น ลูกแพ้งมีจำนวนมากจากประเทศจีนแล้วเผยแพร่ไปยังประเทศต่างๆ รวมทั้งประเทศไทย ลูกแพ้งมีชื่อเรียกที่แตกต่างกันไป (กอ สะแกกรัง, 2545) เช่น ประเทศอินเดีย ประเทศเนปาล และประเทศญี่ปุ่น เรียก “marcha” ประเทศอินโดนีเซีย เรียก “ragi” ประเทศฟิลิปปินส์ เรียก “bubod” ประเทศเกาหลี เรียก “nuruk” ประเทศไถหวน เรียกว่า “Chinese yeast” (Tsuyoshi, et al., 2005) ประเทศเวียดนาม เรียก “banh men” ประเทศญี่ปุ่น เรียก “koji” และประเทศมาเลเซีย เรียก “ragi tapai” (Limpong, et al., 2005)

ลูกแพ้งมีหลายชนิด เช่น ลูกแพ้งเหล้า ลูกแพ้งข้าวมาก ลูกแพ้งน้ำส้มสายชู และลูกแพ้งขนมถั่วยพู ซึ่งในปัจจุบันลูกแพ้งน้ำส้มสายชูและลูกแพ้งขนมถั่วยพูหาแทนไม่ได้แล้ว สำหรับลูกแพ้งเหล้า และลูกแพ้งข้าวมากขึ้นพอกาได้ในห้องถินต่างๆ แต่เป็นที่น่าเสียดายว่ามีผู้ชำนาญลดน้อยลงไปเนื่องจากในช่วงที่ผ่านมาธุรกิจนมหายใจห้ามผลิต ครอบครองและจำหน่ายโดยไม่ได้รับอนุญาต อีกทั้งกรรมวิธีการทำลูกแพ้งต้องอาศัยความชำนาญมาก ประกอบกับผู้ที่มีความรู้ทางด้านนี้ในสมัยก่อนมักปิดบังวิชา ไม่ค่อยถ่ายทอดมาแกนัก โดยมากจะถ่ายทอดให้เฉพาะพากเพียบทหรือผู้ใกล้ชิดเท่านั้น ทำให้เชื้อร้ายสต์ และสูตรลูกแพ้งดีๆ สูญหายไปอย่างน่าเสียดาย

ลักษณะลูกแพ้งจะแตกต่างกันไปแต่ละพื้นที่ ไม่ว่าจะเป็นขนาดของลูกแพ้ง ลักษณะลูกแพ้งน้ำหนักของลูกแพ้ง กลิ่นรสของลูกแพ้ง ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับกรรมวิธีการผลิต และองค์ประกอบที่ใช้ในการทำลูกแพ้งของแต่ละพื้นที่

2.1.1 กรรมวิธีการทำลูกแพ้ง (กอ สะแกกรัง, 2545)

โดยทั่วไปการผลิตลูกแพ้งจะแตกต่างกันไปตามสูตรแต่ละห้องถิน ส่วนใหญ่จะมีขั้นตอนการทำลูกแพ้งดังนี้

2.1.1.1 นำข้าวเหนียวหรือข้าวเจ้ามาซาวน้ำให้สะอาด แข่น้ำให้อ่อนนุ่ม 2 - 3 ชั่วโมง นำขึ้นมาทำให้ละเอียด โดยใส่ตะแกรงวางไว้ให้น้ำหยดผ่านไปได้ จากนั้นนำไปบดให้ละเอียด โดยใช้การโน่ด้วยเครื่องหรือคำด้วยกรรภ เสร็จแล้วให้นำเนื้อแป้งขึ้นมาห่อด้วยผ้าวางทับด้วยของหนัก จะเป็นพินหรือเกียงไม้กีดจันน้ำแห้ง แล้วนำมาร่อนด้วยกระชอน ถ้ายังมีแป้งที่ติดค้างอยู่บนกระชอนให้นำกลับไปบดใหม่ จนกว่าจะร่อนผ่านกระชอนได้หมด

2.1.1.2 บดสมุนไพรให้ละเอียดจนสามารถร่อนผ่านกระชอนได้ ถ้าไม่ผ่านก็ให้นำกลับไปบดใหม่ แล้วซึ่งให้ได้น้ำหนักตามที่ต้องการ

2.1.1.3 บดลูกแพ้งเก่าให้ละเอียด

2.1.1.4 นำส่วนผสมทั้งสามอย่างมาร่วมกัน คือ แป้งข้าวเหนียวหรือข้าวเจ้า สมุนไพร และลูกแพ้งเก่า คลุกเคล้าให้เข้ากันเป็นอย่างดี

2.1.1.5 น้ำดีปั่งเพื่อที่จะปั่นเป็นลูกปั่ง โดยการค่อยพรมน้ำฝนหรือน้ำสะอาดลงไปพร้อมกับน้ำดีปั่งไปด้วยจนปั่นเนียนยวลดีที่จะปั่นเป็นก้อนได้ให้หยุดพรมนำ

2.1.1.6 ปั่นเป็นลูกปั่งกลมๆ นำไปวางในกระดังที่รองด้วยใบตองสะอด แล้วคลุมด้วยผ้าขาวบาง 2 ชั้น เพื่อให้เกิดการอบ ปั่นไว้ 2-3 วัน ลูกปั่งจะมีร้าสีขาวเกิดขึ้น จากนั้นนำไปตากแดดให้แห้งนำไปเก็บไว้ในภาชนะที่แห้งสนิท อย่าให้ลูกความชื้นหรือที่มีความร้อน จะเก็บไว้ได้นาน 6 เดือน

ขนาดของลูกปั่งแต่ละแหล่งจะมีลักษณะที่แตกต่างกัน มีดังนี้ ลูกเล็กเท่าลูกกระสุน หรือลูกใหญ่ขนาดเท่าลูกมะนาว แต่โดยทั่วไปจะมีขนาดตั้งแต่ 1.5-5.0 เซนติเมตร ในการหมักแอลกอฮอล์โดยปกติจะใช้ลูกปั่งหนักประมาณ 2-5 กรัมต่อข้าวเหนียวหรือวัตถุดิบอื่นๆ 1 กิโลกรัม แต่ถ้าต้องการให้ได้ปริมาณแอลกอฮอล์ที่สูงขึ้นก็สามารถเพิ่มปริมาณลูกปั่งให้สูงขึ้นได้อีก แต่หากมีการเพิ่มปริมาณลูกปั่งมากขึ้น ก็จะทำให้ผลิตภัณฑ์ที่ได้มีกลิ่นรสของเครื่องเทศมากขึ้นตามไปด้วย

2.1.2 องค์ประกอบต่างๆ ที่สำคัญในการทำลูกปั่ง ได้แก่ (กอ สะแกกรัง, 2545)

2.1.2.1 เป็นใช้ได้ทั้งปั่งข้าวเจ้า หรือปั่งข้าวเหนียว หรือ ปั่งข้าวเจ้าผสมปั่งข้าวเหนียว ควรใช้ปั่งสดที่เตรียมใหม่ๆ และบดปั่งใช้เป็นครั้งๆ ไป ไม่นิยมใช้ปั่งสำเร็จ เพื่อลดการปนเปื้อนของจุลินทรีย์และหลีกเลี่ยงกรดโพแทสเซียมที่เป็นสารยับยั้งเชื้อรา ซึ่งมักใส่ลงในปั่งสำเร็จ (นภา โอล่าทอง, 2537)

2.1.2.2 เครื่องเทศหรือสมุนไพร จะทำหน้าที่คัดเลือกเชื้อจุลินทรีย์ในธรรมชาติที่ต้องการ และควบคุมยับยั้งจุลินทรีย์ตัวอื่นๆ ที่เราไม่ต้องการ ทั้งนิดและปริมาณการใช้เครื่องเทศนี้อยู่กับแต่ละสูตร

2.1.2.3 นำมีความสำคัญมากในการควบคุมความชื้นของลูกปั่ง ผู้ทำต้องกะให้เหมาะสม ไม่แนะนำเกินไปซึ่งจะทำให้ลูกปั่งเหม็นเปรี้ยวและเสียได้ หรือแห้งจนเกินไปจนได้ลูกปั่งแตกหรือร้าวในลูกปั่ง ได้ไม่ดี นอกจากนี้ความชื้นที่พอเหมาะสมยังมีผลต่อการเก็บรักษาจุลินทรีย์ในลูกปั่งให้อยู่นานอย่างมีประสิทธิภาพอีกด้วย ความชื้นที่พอเหมาะสม สำหรับทำลูกปั่งอยู่ประมาณ 45%

2.1.2.4 เชื้อจุลินทรีย์ จะได้จากลูกปั่งเดิม ต้องเป็นลูกปั่งที่ไม่เก็บไว้นานจนเกินไปหรือถูกมอดกิน และไม่มีเชื้อราอื่นปนเปื้อนอยู่ภายในองค์ภายนอกจนเห็นได้ชัด

2.1.2.5 อื่นๆ เช่น บางแห่งอาจใส่รำขานหรือแกลบ ใส่เพื่อให้ลูกปั่งโปรดเมือกาดเข้าได้มาก ทำให้จุลินทรีย์สำคัญสามารถเจริญได้ดี (สมพร สินธารา, 2544)

2.1.3 เชื้อจุลินทรีย์ในลูกปั่ง

จุลินทรีย์ที่พบมากในลูกปั่งจะมีทั้งราและยีสต์ ซึ่งราที่พบมากที่สุดอยู่ในตระกูล *Amylomyces* sp. จะพบในลูกปั่งข้าวมากกว่าลูกปั่งเหล้า รองลงมาคือตระกูล *Aspergillus* sp. ส่วน *Rhizopus* sp. จะพบในลูกปั่งเหล้ามากกว่าลูกปั่งข้าวมาก (กอ สะแกกรัง, 2545) อีกทั้งยังพบตระกูล *Mucor* (วิลาวัณย์ เจริญจิรประภากุล, 2536) และพบว่ายีสต์ในตระกูล *Saccharomyces* sp. และ *Pichia* sp. พบมากในลูกปั่งข้าวมาก ส่วน *Saccharomyces* sp. พบมากในลูกปั่งเหล้า โดยเชื้อรากจะทำ

หน้าที่หลักในการย่อยแป้งให้เป็นน้ำตาล และยีสต์ทำหน้าที่หลักในการเปลี่ยนน้ำตาลให้เป็นแอลกอฮอล์ ลูกแป้งแต่ละชนิดจะมีสมุนไพรและเครื่องเทศที่เป็นตัวควบคุมเชื้อยีสต์หรือเชื้อราให้ได้ตามที่ต้องการ

ชัยวัฒน์ จิติกเสถียร (2520) แยกเชื้อยีสต์จากลูกแป้งข้าวมาก และลูกแป้งเหล้า รวมทั้งสิ้น 58 ตัวอย่าง พบร่วมกับเชื้อยีสต์ทั้งหมด 165 ไอโซเลต เมื่อนำเชื้อยีสต์มาจัดจำแนก สามารถจัดจำแนกได้ 3 จินต์ คือ *Endomycopsis*, *Hansenula* และ *Saccharomyces*

สมพร ลินธารา (2544) แยกเชื้อยีสต์จากลูกแป้งข้าวมาก 38 ตัวอย่าง และลูกแป้งเหล้า 19 ตัวอย่าง พบร่วมกับลูกแป้งส่วนใหญ่จะพบยีสต์ 10^5 - 10^6 cfu/g ส่วนใหญ่จะเป็นเชื้อยีสต์สายพันธุ์ *Saccharomyopsis fibuligera* เมื่อนำเชื้อยีสต์ทั้งหมดมาศึกษาความสามารถในการสร้างเอนไซม์ย่อยแป้งพบว่ายีสต์ *S. fibuligera* มีความสามารถในการย่อยแป้งได้ดีที่สุด และพบว่าเชื้อยีสต์ *Torulaspora globosa*, *Pichia burtonii*, *Pichia anomala* และ *Issatchenka orientalis* ให้ปริมาณแอลกอฮอล์มากกว่า 4 เปอร์เซ็นต์

Dung และคณะ (2006) แยกเชื้อยีสต์ทั้งหมด 51 ไอโซเลต จากลูกแป้ง 6 ตัวอย่างของประเทศไทยเวียดนาม เมื่อนำเชื้อยีสต์ที่ได้มาทดสอบคุณสมบัติในการผลิตเอทานอลในอาหารที่มีน้ำตาล กําลูโคส 20 เปอร์เซ็นต์ พบร่วมกับเชื้อยีสต์ที่มีคุณสมบัติในการผลิตเอทานอลได้สูงสุด คือ *Saccharomyces cerevisiae* ได้ปริมาณเอทานอล 8.8 เปอร์เซ็นต์ และมีความสามารถต่อความเข้มข้นของเอทานอล (ethanol tolerance) ได้ 9-10 เปอร์เซ็นต์

Dung และคณะ (2007) แยกเชื้อจากลูกแป้งของเวียดนาม 29 ตัวอย่าง สามารถแยกเชื้อได้ทั้งหมด 119 ไอโซเลต ซึ่งประกอบด้วย เชื้อรา 53 ไอโซเลต เชื้อแบคทีเรีย 15 ไอโซเลต และเชื้อยีสต์ 51 ไอโซเลต โดยเชื้อราที่พบมากคือ *Amylomyces rouxii*, *Amylomyces aff. rouxii*, *Rhizopus oligosporus* และ *Rhizopus oryzae* ส่วนเชื้อยีสต์ที่พบส่วนใหญ่จะเป็น *Saccharomyces cerevisiae* และมีส่วนน้อยที่เป็นเชื้อ *Candida glabrata* และ *Pichia anomala*

Limtong และคณะ (2002) แยกเชื้อยีสต์จากลูกแป้งข้าวมาก 38 ตัวอย่าง และลูกแป้งเหล้า 19 ตัวอย่าง พบร่วมกับสารบันทึกเชื้อยีสต์ได้ทั้งหมด 92 ไอโซเลต เมื่อทำการจัดจำแนกพบว่า ลูกแป้งข้าวมาก และลูกแป้งเหล้าประกอบด้วยเชื้อยีสต์ *Saccharomyopsis fibuligera*, *Pichia anomala*, *Issatchenka orientalis*, *P. burtonii*, *P. fabianii*, *Candida rhagii*, *C. glabrata*, *Torulaspora globosa*, *P. Mexicana*, *P. heimii*, *Rhodotorula philyla*, *Saccharomyces cerevisiae*, *T. delbrueckii* และ *Trichosporon asahii* และพบว่าเชื้อยีสต์ *S. fibuligera* ให้ประสิทธิภาพในการผลิตเอนไซม์ก่อกุ่มอะไมเลสสูงสุด (amylolytic activity) แต่สามารถผลิตเอทานอลได้เพียง 2 เปอร์เซ็นต์ โดยปริมาตร ในอาหารที่มีน้ำตาล กําลูโคส 18 เปอร์เซ็นต์ และจากการทดลองพบว่าเชื้อยีสต์ *T. globosa* YKM032, *I. rientalis* YM036, *P. burtonii* YKM034 และ *P. burtonii* YL048 ที่แยกได้จากลูกแป้ง มีความสามารถในการผลิตเอทานอลได้

Tsuyoshi และคณะ (2005) แยกเชื้อยีสต์จาก *marcha* หรือลูกแป้งของประเทศไทยเดียว 6 ตัวอย่าง พบร่วมกับสารบันทึกเชื้อยีสต์ได้ทั้งหมด 20 ไอโซเลต เมื่อนำเชื้อยีสต์มาจัดจำแนกเบื้องต้น

สามารถแบ่งเชื้อยีสต์ได้ 4 กลุ่ม โดยกลุ่มที่ 1 คือ *Saccharomyces bayanus* กลุ่มที่ 2 คือ *Candida glabrata* กลุ่มที่ 3 คือ *Pichia anomala* และกลุ่มที่ 4 คือ *Saccharomycopsis fibuligera*, *Saccharomycopsis capsularis*, และ *Pichia burtonii* จากนั้นนำเชื้อยีสต์ทั้ง 4 กลุ่มมาศึกษาหาคุณสมบัติเบื้องต้น พบว่า เชื้อในกลุ่ม 1, 2 และ 3 มีความสามารถในการผลิตเอทานอลได้สูง ส่วนเชื้อในกลุ่มที่ 4 สามารถผลิตเอ็นไซม์กลุ่มอะไมเลสได้สูง

2.2 มันสำปะหลัง

มันสำปะหลัง มีชื่อเรียกต่างๆ กัน เช่น mandioca, yucca, cassava และ tapioca (Schenck and Hebeda, 1992) ถัดมาเนิดอยู่ในอเมริกาใต้ มีชื่อวิทยาศาสตร์ว่า *Manihot esculenta* Crantz (Eliasson, 2004) มันสำปะหลังเป็นพืชอาหารที่มีความสำคัญเป็นอันดับ 5 รองจากข้าวสาลี ข้าวโพด ข้าว และมันฝรั่ง เป็นพืชที่เพาะปลูกมากในประเทศไทย สามารถปลูกได้ในดินที่มีความอุดมสมบูรณ์ต่ำและแห้งแต่มันสำปะหลังไม่สามารถปลูกได้ในดินที่มีความชื้นสูง ฝนตกหนัก หรือดินเค็ม อีกทั้งยังสามารถขยายพันธุ์ได้ง่าย และต้นทุนการเพาะปลูกไม่สูง จึงทำให้เป็นที่นิยมปลูกกันมาก โดยเฉพาะเกษตรกรที่มีรายได้ต่ำ

ประเทศไทยส่งออกมันสำปะหลังเป็นอันดับ 1 ของโลก รองลงมาคือ ประเทศอินโดนีเซีย และประเทศไทยตาม ตามลำดับ โดยสามารถผลิตมันสำปะหลังแห้งได้ปีละประมาณ 400,000-600,000 ตัน และส่งออกประมาณ 180,000-350,000 ตันต่อปี โดยส่งออกไปยังจีน ไต้หวัน ญี่ปุ่น สิงคโปร์ มาเลเซีย เกาหลีใต้ และยุโรปตะวันออก สามารถนำรายได้เข้าประเทศไทยปีละประมาณ 2 หมื่นล้านบาท ซึ่งที่มาจากการเพาะปลูกส่วนใหญ่อยู่ทางภาคตะวันออกเฉียงเหนือ รองลงมาคือภาคกลาง และภาคเหนือ ตามลำดับ (กระทรวงเกษตรและสหกรณ์, 2548) ดังแสดงในตารางที่ 1

ตารางที่ 1 มันสำปะหลัง : เนื้อที่ ผลผลิต และผลผลิตต่อไร่ เป็นรายภาค พ.ศ. 2543 - 2545

Table 1. Cassava : Area, production and yield by region, 2000 – 2002.

Region	Yield (ton)		
	2543	2544	2545
North	2,669.761	2,549.433	2,298.346
Northeast	10,472.343	9,829.443	8,791.606
Middle	5,922.180	6,016.925	5,778.356
Total	19,064.284	18,395.801	16,868.308

ที่มา: กระทรวงเกษตรและสหกรณ์ (2548)

2.2.1 องค์ประกอบของมันสำปะหลัง

มันสำปะหลังเป็นพืชที่สะสมอาหารไว้ที่ราก องค์ประกอบที่สำคัญได้แก่

2.2.1.1 แป้ง

แป้งเป็นโพลิเมอร์ของน้ำตาลกลูโคสต่อกันด้วยพันธะกลูโคซิดิก (glucosidic linkage) ประกอบด้วยโพลิเมอร์ของน้ำตาลกลูโคส 2 ชนิด คือ อะไมโลส (α -amylose) และอะไมโลเพกติน (amylopectin) โครงสร้างดังภาพที่ 1 ซึ่งมีคุณสมบัติที่แตกต่างกันดังแสดงในตารางที่ 2 โดยที่อะไมโลสเป็นโพลิเมอร์ของน้ำตาลกลูโคสเชื่อมต่อเป็นสายตรงด้วยพันธะกลูโคซิดิกชนิดแอลฟ่า-1,4 (α -1,4) มีน้ำหนักโมเลกุลประมาณ 1×10^5 ถึง 1×10^6 (Steinbüchel and Rhee, 2005) และอะไมโลเพกตินเป็นโพลิเมอร์เชิงกิ่งของน้ำตาลกลูโคส โดยน้ำตาลกลูโคสที่เชื่อมต่อเป็นสายตรงจะต่อกันด้วยพันธะกลูโคซิดิกชนิดแอลฟ่า-1,4 และส่วนที่เป็นกิ่ง ซึ่งจะมีโพลิเมอร์ของน้ำตาลกลูโคสสายสั้นประกอบด้วยน้ำตาลกลูโคสประมาณ 24 ถึง 30 หน่วย และจะถูกเชื่อมต่อกับโพลิเมอร์ของน้ำตาลกลูโคสที่เป็นสายตรงด้วยพันธะกลูโคซิดิกชนิดแอลฟ่า-1,6 (α -1,6) มีน้ำหนักโมเลกุลประมาณ 1×10^7 ถึง 1×10^9 (Steinbüchel and Rhee, 2005) แป้งแต่ละชนิดจะมีอัตราส่วนของอะไมโลสและอะไมโลเพกตินที่แตกต่างกัน ซึ่งจะทำให้แป้งแต่ละชนิดมีคุณสมบัติที่แตกต่างกัน (Oates, 1997)

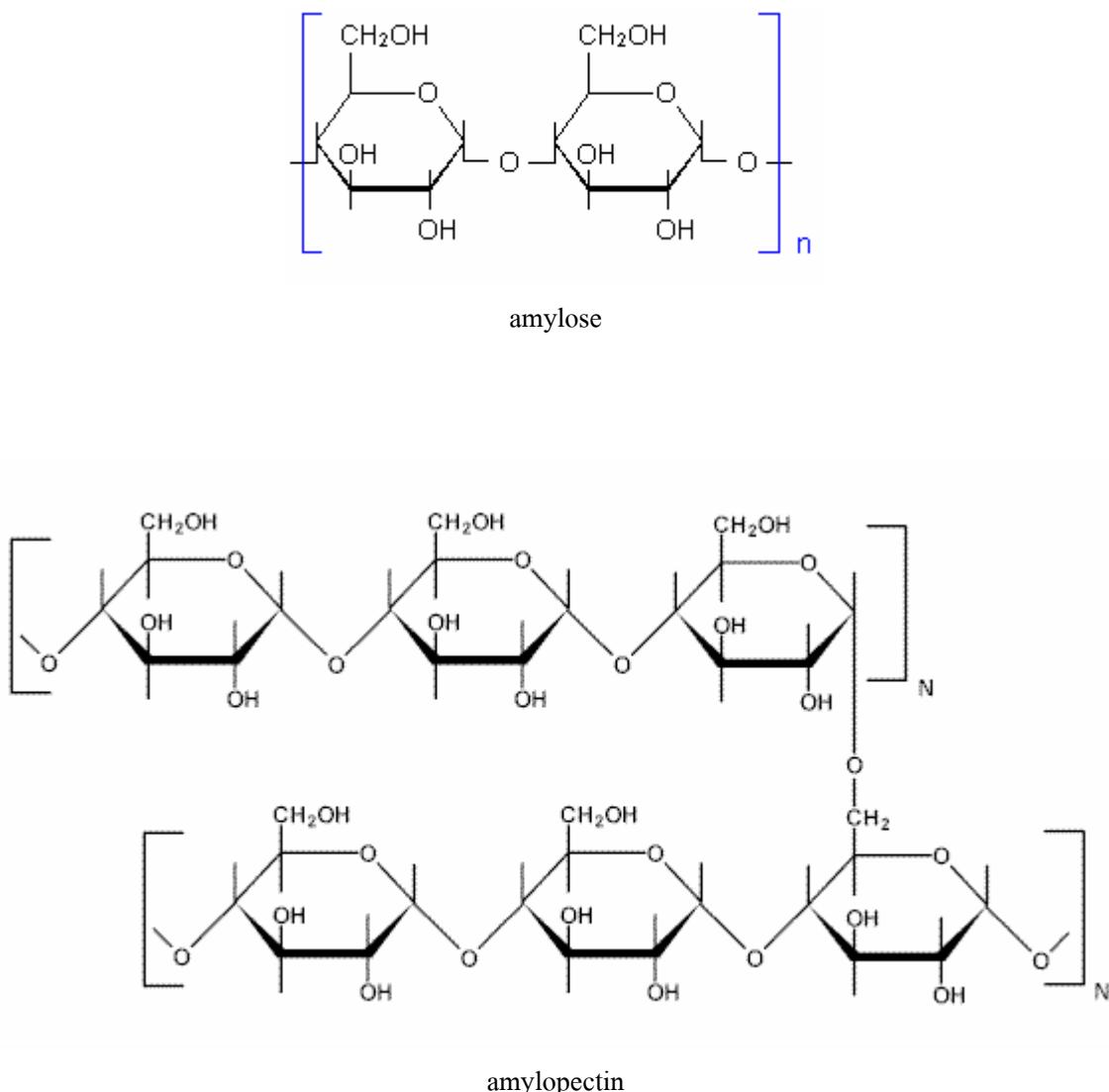
โดยปกติพบว่ามันสำปะหลังจะประกอบด้วยคาร์โบไฮเดรต 32 เปอร์เซ็นต์ และโปรตีน 0.7 เปอร์เซ็นต์ (Hongpattarakere and H-Kittikun, 1995) โดยแป้งในหัวมันสำปะหลังจะประกอบไปด้วยอะไมโลสประมาณ 17 เปอร์เซ็นต์โดยน้ำหนักแห้ง และอะไมโลเพกตินประมาณ 72 เปอร์เซ็นต์โดยน้ำหนักแห้ง โดยปริมาณแป้งในหัวมันสำปะหลังจะขึ้นอยู่กับพันธุ์ อายุ และลักษณะด้าน เซ่น ปริมาณน้ำฝน ช่วงเวลาในการเก็บเกี่ยว (กล้ามรังค์ ศรีรัต แก้วกุล ปี吉祥ขวัญ, 2546)

ตารางที่ 2 เปรียบเทียบคุณสมบัติของอะไมโลส และอะไมโลเพกติน

Table 2. Comparison of amylose and amylopectin.

Properties	Amylose	Amylopectin
Basic Structure	Essentially linear	Branched
Stability in aqueous solution	Retrogrades	Stable
Degree of polymerization	C. 10^3	C. 10^4 - 10^5
Average chain length	C. 10^3	C. 20-25
β amylase hydrolysis	87%	54%
β amylase and debranching enzyme hydrolysis	98%	79%
Iodine complex max.	650 nm	550 nm

ที่มา: Aiyer (2005)



ภาพที่ 1 โครงสร้างของอะไมโลส และอะไมโลเพกติน

Figure 1. The structure of amylose and amylopectin

ที่มา: Voet และ Voet (1990)

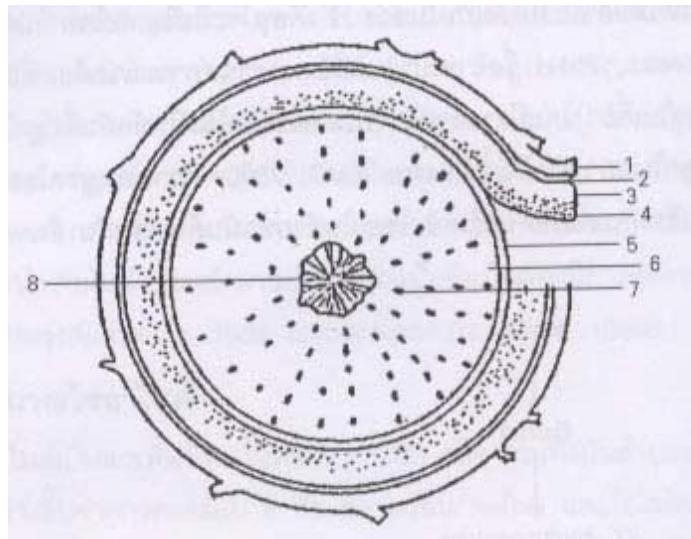
2.2.1.2 ปริมาณไซยาไนด์

ไซยาไนด์เป็นสารพิษที่พบในพืชกว่า 3,000 ชนิด รวมทั้งในมันสำปะหลัง ซึ่งถูกสร้างขึ้นมาจากกรดอะมิโน 2 ชนิด คือ เวลีน (valine) และ ไอโซลิวเซน (isoleucine) โดยทั่วไปจะพบในปริมาณ 14-400 มิลลิกรัมต่อกรัม ปริมาณไซยาไนด์จะขึ้นอยู่กับอายุการเก็บเกี่ยว โดยหัวมันสำปะหลังที่เก็บเกี่ยวในช่วงอายุ 8-10 เดือน จะมีปริมาณไซยาไนด์สูง คือ 210 ไมโครกรัมต่อกรัม แต่หัวมันสำปะหลังที่เก็บช่วงอายุ 12 เดือน จะมีปริมาณไซยาไนด์ต่ำ คือ 16 ไมโครกรัมต่อกรัม ซึ่งอาจเป็น

ผลเนื่องมาจากการแผลล้มที่แตกต่างกันในระหว่างการเพาะปลูกและการเก็บเกี่ยว (กล้ามรังค์ ศรีรอด และเกื้อภูด ปีบะจอมขวัญ, 2546)

2.2.1.3 ปริมาณเปลือก (เยื่อใย)

ปริมาณเปลือก ความหนาของเปลือก ถึงแม้ว่าจะเป็นประโยชน์ในการขันส่งทันทานต่อการสูญเสียระหว่างการเก็บเกี่ยว แต่จะเพิ่มภาระในการสกัดหัวมันสำปะหลังประกอบด้วยเนื้อยื่อเปลือก แสดงดังภาพที่ 2 (กล้ามรังค์ ศรีรอด และเกื์อภูด ปีบะจอมขวัญ, 2546)



- | | |
|------------------------|--------------------------------|
| 1. Periderm หรือ bark | 5. Cambium |
| 2. Schlerenchyma | 6. Parenchyma (Starch reverse) |
| 3. Cortical parenchyma | 7. Xylem vessels |
| 4. Phloem | 8. Xylem bundles และ Fibers |

ภาพที่ 2 ภาพตัดขวางของหัวมันสำปะหลัง

Figure 2. The cross section of cassava root.

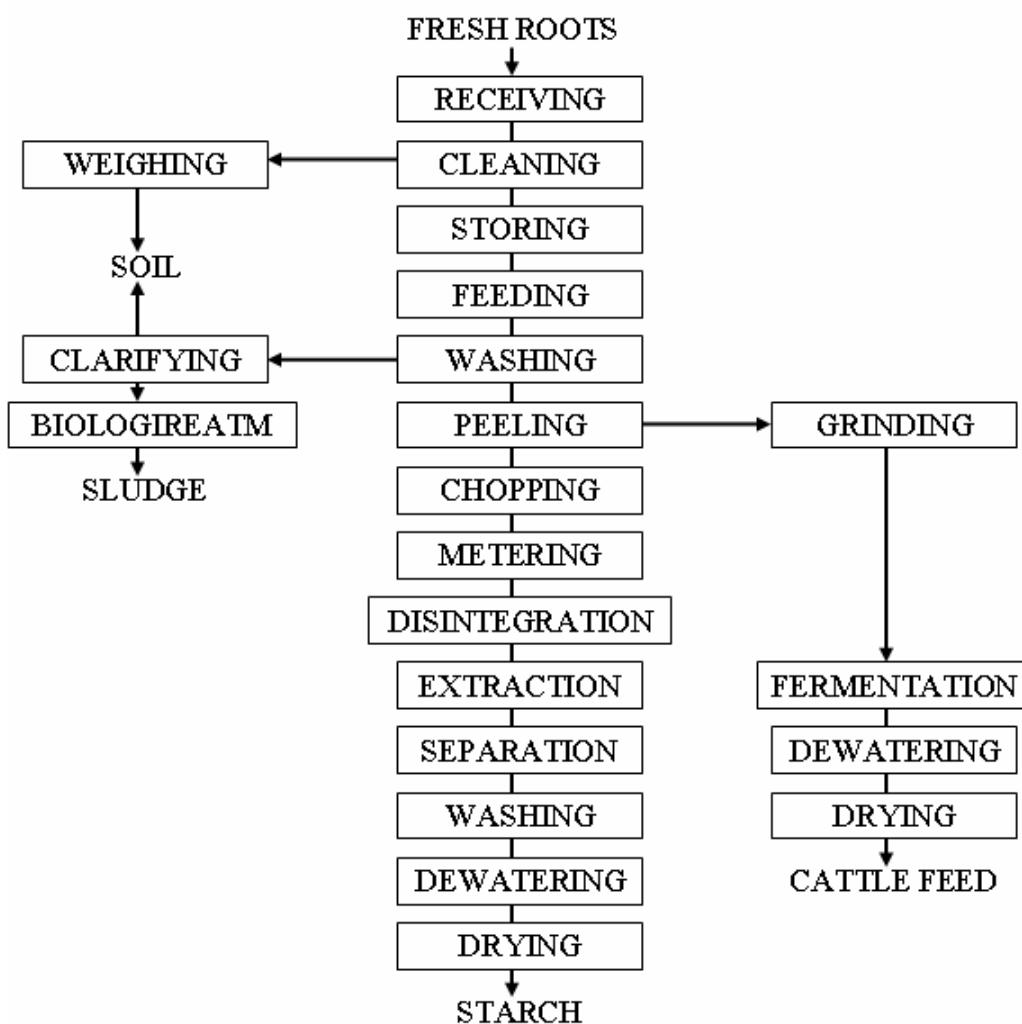
ที่มา: กล้ามรังค์ ศรีรอด และเกื์อภูด ปีบะจอมขวัญ (2546)

2.2.1.4 สารประกอบที่ทำให้เกิดสีในเนื้อแป้ง

หัวมันพันธุ์ต่างๆ กันจะมีสีเนื้อแตกต่างกัน นอกจากสีขาวซึ่งมีสีขาวนวลจนถึงสีเหลือง การเปลี่ยนแปลงสีในเนื้อแป้งเกิดขึ้นจากสารพ梧ฟินอลิก (phenolic), leucoanthocyanin และ catechin ซึ่งจะเปลี่ยนแปลงต่อไปเป็นสีน้ำเงินและดำ รวมถึงสารประกอบ scopoletin และ coumarin ลักษณะของสีจะมีผลอย่างยิ่งต่อกระบวนการผลิต แม้ว่าสีพ梧นั้นจะเป็นพ梧คล้ายน้ำได้ก็ตาม (กล้ามรังค์ ศรีรอด และเกื์อภูด ปีบะจอมขวัญ, 2546)

2.2.2 กระบวนการผลิตแป้งมันสำปะหลัง

นำหัวมันสำปะหลังมาล้างทำความสะอาด จากนั้นนำไปปอกเปลือกออก แล้วนำไปสับ และไม่ให้ละเอียด แล้วส่งเข้าเครื่องแยกกากรอ ก จากนั้นนำมันมาเป็นที่ได้ไปแยกแป้งออกโดยใช้เครื่อง สลัดแห้งระบบแรงเหวี่ยง นำแป้งที่ได้ไปอบแห้ง แล้วนำไปเข้าเครื่องร่อนเอาส่วนหางออก และบรรจุ ถุงจำหน่าย แสดงดังภาพที่ 3



ภาพที่ 3 กระบวนการผลิตแป้งมันสำปะหลัง

Figure 3. Cassava starch processing.

ที่มา: Dahlberg (1978)

แป้งมันสำปะหลังที่ผลิตได้ในปัจจุบันนี้ นอกจากนำมาเป็นอาหาร และเครื่องดื่ม ยังสามารถใช้เป็นส่วนผสมในการผลิตของอุตสาหกรรมต่างๆ เช่น ใช้เป็นส่วนผสมของครีมบำรุงผิว เพิ่มการยืด เกาะในอุตสาหกรรมกระดาษ สิ่งทอ การไม้อัด บรรจุภัณฑ์ ถุงมือยาง เป็นต้น (มูลนิธิสถาบันพัฒนามันสำปะหลังแห่งประเทศไทย, 2000) นอกจากนี้แล้วยังสามารถใช้เป็นวัตถุดิบในการผลิตของอุตสาหกรรม

ต่างๆ เช่น การผลิตโภโนโซเดียมกลูตามิทหรือผลชูรสโดย *Brevibacterium divaricatum* (Jyothi, et al., 2005) การผลิตโซโคคเลกซ์ทรินโดยเชื้อ *Bacillus circulans* DF 9R (Szerman, et al., 2007) การผลิตแอลกอฮอล์โดยเชื้อ *Saccharomyces cerevisiae* (Atthasampunna, et al., 1987) เป็นต้น

2.3 เอทานอล

ประเทศไทยนั้นหากพูดถึงมิติด้านพลังงานแล้วต้องยอมรับว่าขั้งขาดเสี้ยวภาพ เพราะยังต้องพึ่งพานำ้มันต่างชาติกว่า 90% สัญจิณตราต่างประเทศพบะนำเข้านำ้มันประมาณ 8 แสนล้านบาทต่อปี และหากเป็นการนำเข้าพลังงานรวมปีละประมาณ 9 แสนล้านบาท ถ้าโลกเรายังมีพลังงานต่อไปเรื่อยๆ และประเทศไทยหรือประเทศไทยต่างๆ มีเงินเชื้อ ปัญหาเกิดไม่เกิด แต่ทว่าความเป็นจริงก็คือ พลังงานของโลกกำลังจะหมดไป ปริมาณนำ้มันเท่าที่มีในปัจจุบันสามารถใช้ได้อีก 42 ปี แก๊สธรรมชาติ 64 ปี และถ่านหินอีก 220 ปี สำหรับประเทศไทยเรามีนำ้มันสำรองใช้ได้อีกเพียง 13 ปี แก๊สธรรมชาติ 14.4 ปี และลิกไนต์ 76 ปี (อาณัติ ประภาสสวัสดิ์, 2545)

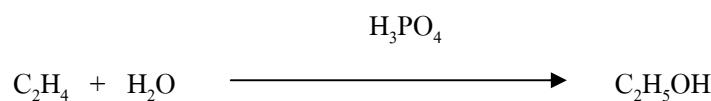
ทางออกที่เห็นเด่นชัดก็คือ การนำเอาวัตถุคุณภาพการเกษตรมาใช้เป็นแหล่งเชื้อเพลิง ซึ่งมีต้นทุนต่ำ ซึ่งจะเป็นเชื้อเพลิงที่มีความยั่งยืนตลอดไป หรือเป็นเชื้อเพลิงที่เรียกว่าเป็นชนิดที่สามารถเกิดขึ้นใหม่ได้ (renewable energy) ไม่เหมือนกับเชื้อเพลิงจากชาฟฟอสซิลซึ่งขาดความใช้ได้หมดไป ในการผลิตเอทานอลจากเศษวัตถุคุณภาพการเกษตรไม่ใช่เป็นเรื่องใหม่มอบแต่มีหลายประเทศได้ดำเนินการมานานแล้ว เช่น ประเทศไทยราชดิ์ เป็นต้น โดยการนำเอาวัตถุคุณภาพการเกษตรมาหมักจนได้เอทานอล ซึ่งเป็นแอลกอฮอล์ที่สามารถนำมาเป็นพลังงานทดแทนได้ ดังนั้นการเอาวัตถุคุณภาพการเกษตรมาหมักให้ได้เอทานอล แล้วนำไปใช้เป็นพลังงานทดแทนก็จะช่วยลดปริมาณการนำเข้านำ้มัน และเป็นมิตรต่อสิ่งแวดล้อม

2.3.1 กระบวนการผลิตเอทานอล

เอทานอลเป็นสารอินทรีย์ มีสูตรทางเคมี คือ $\text{CH}_3\text{CH}_2\text{OH}$ ซึ่งเป็นเอทิลแอลกอฮอล์ โดยทั่วไปจะนำไปใช้ประโยชน์ เช่น ใช้ในการผลิตเครื่องดื่ม ได้แก่ สุรา ไวน์ เบียร์ เป็นต้น อุตสาหกรรมต่างๆ เช่น ใช้ในการทำสีและนำ้มันซักเบาะ เครื่องสำอาง พลาสติกและอื่นๆ เป็นต้น และใช้ทางด้านการแพทย์ อีกทั้งยังนำมาใช้เป็นส่วนผสมของนำ้มันเชื้อเพลิงด้วย เช่น แก๊สโซลูต์ เป็นต้น (สมใจ ศิริโภค, 2544) นอกจากนี้ยังใช้เป็นตัวทำละลาย นำ้ยาฯลฯ เชื้อสารตั้งต้นในการผลิตสารเคมี

การผลิตเอทานอลสามารถผลิตได้ 2 วิธี (ดุษฎี ธนบาริพัฒน์, 2539) คือ

- การสังเคราะห์ทางเคมีโดยใช้อีทิลีน (ethylene) ที่เป็นผลผลิตได้จากปฏิกรณ์เป็นวัตถุคุณภาพกระบวนการแยกตาไกเดรชัน (Catalytic hydration) ได้เอทานอลเป็นผลิตภัณฑ์ เอทานอลที่ได้นี้เรียกว่า เอทานอลสังเคราะห์ (synthetic ethanol) ซึ่งมีปฏิกิริยาดังนี้



2. การหมักโดยใช้เชื้อจุลินทรีย์ โดยใช้น้ำตาลเป็นวัตถุคิบซึ่งอาจเป็นน้ำตาลที่ได้จากพืชโดยตรง เช่น จากอ้อย หัวผักกาดหวาน หรือเป็นน้ำตาลที่ได้จากการย่อยแป้งหรือเซลลูโลส ซึ่งได้จากวัตถุคิบทาง การเกษตร เอทานอลที่ได้นี้เรียกว่า ไบโอดีเซล (bio-diesel) วัตถุคิบทางการเกษตรที่ใช้ในกระบวนการผลิตเอทานอลสามารถแบ่งได้ดังนี้

- ประเภทที่มีน้ำตาลเป็นองค์ประกอบ ได้แก่ อ้อย ข้าวฟ่างหวาน และกาหน้ำตาล
 - ประเภทที่มีแป้งเป็นองค์ประกอบ ได้แก่ ผลผลิตทางการเกษตรพืชชัน เช่น ข้าวเหนียว ข้าวจ้าว ข้าวโพด ข้าวสาลี ข้าวฟ่าง ข้าวบาร์เลย์ และพวงพืชหัว เช่น มันสำปะหลัง มันฝรั่ง มันเทศ เป็นต้น
 - ประเภทที่มีเซลลูโลสเป็นองค์ประกอบ ได้แก่ ต้นไม้ เศษวัสดุทางการเกษตร เช่น ฟ่างข้าว ขานอ้อย ซังข้าวโพด รำข้าว วัชพืช ปีเลื่อย รวมทั้งของเสียจากโรงงานอุตสาหกรรม เช่น โรงงานกระดาษ เป็นต้น
- แม้ว่าจะมีวัตถุคิบอยู่หลายชนิดที่สามารถนำมาผลิตเป็นเอทานอลได้ แต่มีเพียงไม่กี่ชนิดที่มีความเหมาะสมในการผลิตเป็นเอทานอล โดยมีหลักเกณฑ์ที่ควรพิจารณา คือ หาได้ง่าย ราคาถูก เพาะปลูกได้ในปริมาณสูง มีปริมาณเพียงพอสำหรับป้อนสู่โรงงานได้ตลอดปี วัตถุคิบนั้นจะต้องไม่แย่งอาหารของมนุษย์ และสามารถผลิตเอทานอลต่อหน่วยของวัตถุคิบ ได้สูง แสดงดังตารางที่ 3

ตารางที่ 3 เปรียบเทียบปริมาณของเอทานอลที่ผลิตได้จากวัตถุคิบชนิดต่างๆ

Table 3. Comparison of ethanol yields from various raw materials

Raw material (one ton)	Ethanol yield (liters)
Molasses	250
Fresh cassava	155
Sorghum	70
Grains (e.g., rice, corn)	385
Coconut juice	83

ที่มา : ชีรภัทร ศรีนรคุตร (2546)

จากข้อพิจารณาในการเลือกใช้วัตถุคิบข้างต้นทำให้แต่ละประเทศที่ผลิตเอทานอลเป็นเชื้อเพลิง ใช้วัตถุคิบที่แตกต่างกันไป เช่น ประเทศไทยใช้เซลลูโลสเป็นผู้ผลิตเอทานอลรายใหญ่ที่สุดของโลกใช้อ้อยเป็นวัตถุคิบหลัก ในขณะที่ประเทศสหราชอาณาจักรใช้ข้าวโพด เป็นต้น สำหรับประเทศไทยวัตถุคิบที่มีความเหมาะสมในการนำมาผลิตเอทานอลมีเพียง 3 ชนิด ได้แก่ อ้อย กาหน้ำตาล และมันสำปะหลัง โดยเฉพาะมันสำปะหลัง เนื่องจากมันสำปะหลังสามารถปลูกได้ในดินที่มีคุณภาพต่ำ จึงทำให้มีพื้นที่ปลูกได้มากกว่าเมื่อเทียบกับอ้อย อีกทั้งยังเป็นพืชเศรษฐกิจที่สำคัญของประเทศไทย

มันสำปะหลังมักมีปัญหาเกี่ยวกับการส่งออก เกิดภาวะล้นตลาด ทำให้เกยตกรถขายได้ในราคาน้ำตก การรณรงค์เพื่อแก้ไขปัญหาให้เกยตกรถหันไปปลูกพืชชนิดอื่นก็เป็นไปได้ยาก เนื่องจากมันสำปะหลังเป็นพืชที่มีอัตราเสื่อมตัวเร็ว วิธีการปลูก การดูแลรักษา และการเก็บเกี่ยวไม่ยุ่งยากขึ้นได้ทั่วไป แม้ในเดือนที่มีความอุดมสมบูรณ์ต่ำและแห้งแล้ง ที่สำคัญคือการลงทุนต่ำสามารถใช้แรงงานที่มีอยู่ในครอบครัว ทำให้เกยตกรถที่ยากจนนิยมปลูกกันมาก

ในการผลิตอาหารลอกพนว่ามันสำปะหลังสดเป็นวัตถุคุณภาพที่มีความเหมาะสมมากที่สุด โดยเฉพาะอย่างยิ่งถ้ามีเปอร์เซ็นต์แป้งสูงและเส้นไข่ต่ำ รองลงมาคือมันเส้น ส่วนแป้งมันสำปะหลังไม่เหมาะสมในการใช้เนื่องจากมีราคาสูง ดังแสดงในตารางที่ 4 ในด้านกระบวนการผลิตอาหารลอกมันสำปะหลังสดมีขั้นตอนการเตรียมวัตถุคุณภาพมากกว่ามันเส้นและแป้งมันสำปะหลัง กล่าวคือ ต้องทำการปอกเปลือก ล้าง และบด ในขณะที่มันเส้นมีขั้นตอนการกรองแยกสิ่งเจือปนประเทกวรรณออกแล้วทำการบด ส่วนแป้งมันสำปะหลังมีขนาดเหมาะสมมากแล้วไม่ต้องทำการบดอีก ข้อดีของการใช้มันสำปะหลังสดคือใช้น้ำในการกระบวนการผลิตน้อยและใช้อาหารสำหรับยีสต์น้อยหรือไม่ต้องใช้เลย แต่ข้อเสียคือไม่สามารถเก็บหัวมันสำปะหลังไว้ได้นาน ต้องนำไปใช้ในทันทีหรือภายใน 2-3 วัน ในขณะที่ยังมีสภาพสดดีอยู่ สำหรับมันเส้นและแป้งมันสำปะหลังจะไม่มีปัญหาเรื่องการเก็บวัตถุคุณภาพและการขาดแคลนวัตถุคุณภาพ แต่มีข้อเสียคือต้องใช้น้ำและอาหารเสริมมากทำให้ต้นทุนในการผลิตสูงตามไปด้วย

เป็นมันสำปะหลัง หมายถึง เป็นที่ทำมาจากมันสำปะหลัง มีลักษณะเป็นเมือดูด้วยกล้องชุลทรรศน์ ประกอบด้วย เม็ดแป้งตั้งแต่ 2 ถึง 8 เม็ดมาร่วมกัน แต่ละเม็ดยาวตั้งแต่ 5 ถึง 35 ไมโครเมตร เส้นผ่านศูนย์กลางประมาณ 15 ไมโครเมตร เม็ดแป้งส่วนมากมีลักษณะเป็นรูปไข่ซึ่งปลายข้างหนึ่งถูกตัดออก และผิวตรงส่วนที่ตัดออกมีลักษณะเว้าเข้าข้างใน บางเม็ดแป้งเหล่านี้จะแสดงให้เห็นรอยบุ๋มอย่างชัดเจนและในบางครั้งอาจเห็นชั้นของแป้งด้วย (กล้ามรังค์ ศรีรัต และเกื้อ廓 ปิยะジョンขวัญ, 2546)

คุณลักษณะของแป้งมันสำปะหลังที่ต้องการต้องเป็นผงละเอียด มีสีขาว หรือสีครีมอ่อน ไม่เกิดการหมัก ไม่เหม็นอับหรือมีกลิ่นน่ารังเกียจ ไม่มีแมลงและสารประกอบปนอิ่นๆ ปะปน แป้งมันสำปะหลังแบ่งเป็น 3 ชั้นคุณภาพ ดังแสดงในตารางที่ 5

**ตารางที่ 4 การเปรียบเทียบต้นทุนการผลิตเอทานอลในโรงงานต้นแบบผลิตเอทานอลของสถาบัน
วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งประเทศไทยที่มีกำลังผลิตวันละ 1,500 ลิตร**

Table 4. Comparison of production costs of ethanol from various raw materials in the pilot plant operated by TISTR with a daily production capacity of 1,500 liters.

Raw material	Ethanol production cost (bath/liters)
Fresh cassava	8.94
Cassava strips	9.41
Tapioca flour	13.50
Sugarcane	10.54
Corn	10.65

ที่มา : ชีรภัทร ศรีนรคุตร (2546)

ตารางที่ 5 คุณลักษณะของแป้งมันสำปะหลัง

Table 5. The qualities of cassava starch.

Property	grade 1	grade 2	grade 3
1. Percentage of moisture	13	14	14
2. Percentage of the starch (dry weight)	97.5	96	94
3. Percentage of the ash (dry weight)	0.15	0.3	0.5
4. Percentage of the acid insoluble ash (dry weight)	0.05	0.10	0.15
5. Percentage of the protein (dry weight)	0.3	0.3	0.3
6. Fiber ($\text{cm}^3/50 \text{ g}$ of starch)	0.2	0.5	1.0
7. pH	4.5 – 7.0	3.5 – 7.0	3.0 – 7.0

ที่มา : สำนักงานมาตรฐานผลิตภัณฑ์อุตสาหกรรม (2521)

2.3.2 การผลิตเอทานอลจากแป้ง

การผลิตเอทานอลจากแป้ง จะต้องนำแป้งไปผ่านกระบวนการย่อยให้เป็นน้ำตาลด้วย
วิธีการทางเคมี หรือวิธีการทางชีวภาพ เพื่อทำให้แป้งอยู่ในสภาพที่เหมาะสมก่อนจะทำการหมักต่อไป
ซึ่งกระบวนการเปลี่ยนแป้งให้เป็นน้ำตาลนั้นมี 3 วิธี คือ

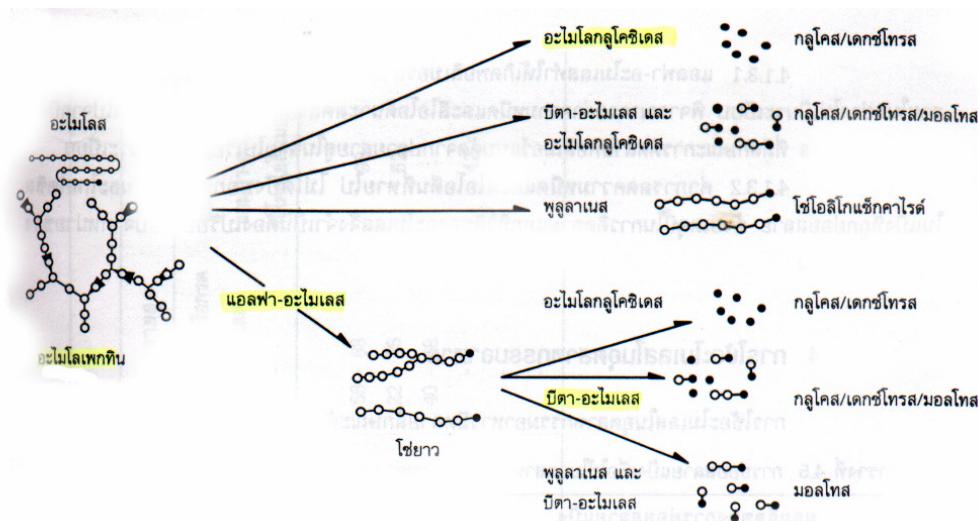
1. การใช้กรด เป็นวิธีการดั้งเดิม โดยจะใช้กรคร่วมกับการใช้ความร้อน ปฏิกิริยาการย่อยจะเกิดแบบสุ่ม เนื่องจากการใช้กรดเป็นปฏิกิริยาที่รุนแรง โดยกรดจะย่อยน้ำตาลกลูโคสที่ได้ให้เป็นผลิตภัณฑ์ เช่น 5-ไฮดรอกซิเมทิลเฟอร์ฟูรัล (5-hydroxymethylfurfural) ซึ่งเกิดขึ้นจากการกระบวนการสลายน้ำตาลโดยใช้ความร้อน นอกจานี้แล้วการใช้กรดยังทำให้เกิดสีในผลิตภัณฑ์ (Schenck and Hebeda, 1992)

Agu และคณะ (1997) ศึกษาผลของการใช้ความร้อนและปริมาณความเข้มข้นของกรดต่อการย่อยสลายมันสำปะหลัง เพื่อนำน้ำตาลที่ได้ไปผลิตอุทาหรณ์ พบร่วมกับการใช้ปริมาณความเข้มข้นของกรดสูงขึ้นจะทำให้ได้ปริมาณน้ำตาลรีดิวช์สูงขึ้น แต่ก็จะทำให้เกิดสีในผลิตภัณฑ์สูงขึ้นตามไปด้วย โดยสภาวะที่เหมาะสมในการย่อยແป้งคือ ใช้ปริมาณความเข้มข้นของกรด $0.3M\ H_2SO_4$ และนานาไปด้วยเป็นระยะเวลา 30 นาที จากนั้นนำไปปรับค่าพีเอชให้เป็นกลางด้วย $1M\ NaOH$ และนาน้ำตาลที่ได้ไปหมักจะทำให้ได้ปริมาณอุทาหรณ์สูงสุดเท่ากับ 3.5 เปอร์เซ็นต์ ปริมาตรต่อปริมาตร

นอกจานี้ยังอาจใช้กรดควบคู่กับการให้อ่อนไชม์ในการย่อยແป้ง โดยการย่อยແป้งด้วยกรด แล้วจึงเติมอ่อนไชม์ย่อยต่อไป ในปัจจุบันการใช้กรดในการย่อยແป้งไม่เป็นที่นิยม เนื่องจากจะต้องทำการปรับพีเอชให้เป็นกลางก่อนนำไปใช้ ซึ่งเป็นการเพิ่มต้นทุนในกระบวนการผลิต

2. การใช้อ่อนไชม์ในการเปลี่ยนແป้งให้เป็นน้ำตาล อ่อนไชม์ที่ใช้จะอยู่ในกลุ่มอ่อนไชม์อะไเมเลส ได้แก่ แอลฟ้าอะไเมเลส (α -amylase) เบต้าอะไเมเลส (β -amylase) และแกรมมาอะไเมเลส (γ -amylase) หรือกลูโคอะไเมเลส แสดงการทำงานดังภาพที่ 4 โดยอ่อนไชม์แอลฟ้าอะไเมเลสจะย่อยสลายพันธะไกลโคซิลของແป้งที่ตำแหน่งแอลฟ่า 1,4 ในลักษณะตัดภายในสายของແป้ง ได้ผลผลิตเป็นกลูแคน (glucan) และลิมิตเด็กซ์ ทริน (limit dextrin) ที่ประกอบด้วยน้ำตาลกลูโคสต่อกันประมาณ 2-6 หน่วย ส่วนอ่อนไชม์เบต้าอะไเมเลสจะย่อยสลายพันธะไกลโคซิลของແป้งที่ตำแหน่งแอลฟ่า 1,4 ในลักษณะการตัดอย่างเป็นระเบียบจากปลายสายเข้าสู่ภายในทีละ 1 หน่วยของน้ำตาล/mol โทส ได้ผลผลิตเป็นน้ำตาล/mol โทส และอ่อนไชม์กลูโคอะไเมเลสจะย่อยสลายพันธะไกลโคซิลของແป้งที่ตำแหน่งแอลฟ่า 1,4 และแอลฟ่า 1,6 ในลักษณะการตัดอย่างเป็นระเบียบจากปลายสายเข้าสู่ภายในทีละ 1 หน่วยของน้ำตาล/mol โทส ได้ผลผลิตเป็นน้ำตาลกลูโคส (ปราณี อ่านเปรี้อง, 2547)

3. การใช้เชื้อจุลินทรีย์ ได้แก่ แบคทีเรีย ยีสต์ และราบاغชนิดที่สามารถผลิตอ่อนไชม์อะไเมเลส เพื่อย่อยແป้งให้เป็นน้ำตาล จุลินทรีย์เหล่านี้ถูกนำมาใช้ต้องมีการคัดเลือกสายพันธุ์เชื้อ และศึกษาสภาวะที่เหมาะสมต่างๆ บางครั้งอาจใช้เทคโนโลยีทางพันธุ์วิศวกรรมมาช่วยปรับปรุงสายพันธุ์ให้มีประสิทธิภาพสูง เชื้อแบคทีเรียได้แก่ *Bacillus subtilis*, *B. mesentericus* และอื่นๆ เชื้อรา ได้แก่ *Aspergillus oryzae*, *A. niger*, *A. awamori*, *Rhizopus oryzae*, *Mucor sp.*, *Amylomyces* และอื่นๆ ส่วนยีสต์ ได้แก่ *Endomycopsis fibuligera*, *Lipomyces kononenkoae*, *Trichosporon pullulans*, *Candida antarctica*, *Cryptococcus flavus* (Wanderley, et al., 2004) เป็นต้น



ภาพที่ 4 ผลผลิตการย่อยแป้งด้วยเอนไซม์กลุ่มอะมีเลส

Figure 4. Products of starch hydrolysis by amylolytic enzyme.

ที่มา : ปราณี อ่านเปรื่อง (2547)

ขั้นตอนต่อไปหลังจากแป้งถูกเปลี่ยนเป็นน้ำตาลกลูโคสคือ การนำเอาน้ำตาลที่ได้เข้าสู่กระบวนการหมักเพื่อให้ได้เป็น.ethanolate ไป โดยกระบวนการหมักethanol ลดลงและต้องเตريยมหัวเชื้อ (inoculum) เพื่อให้ได้เชื้อจุลินทรีย์ที่แข็งแรงและมีปริมาณมากเพียงพอสำหรับใช้ในการหมัก รวมทั้งต้องปราศจากการปนเปื้อนของเชื้อจุลินทรีย์อื่นที่ไม่ต้องการ เมื่อเตريยมหัวเชื้อเรียบร้อยแล้ว จึงถ่ายลงในถังหมักผสมกับวัตถุดิน จากนั้นทำการปรับและควบคุมสภาพของการหมัก เช่น อัตราการให้อากาศ อัตราการกวน ค่า pH และอุณหภูมิในระหว่างการหมัก ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับชนิดของการหมัก ชนิดของผลิตภัณฑ์ และชนิดของเชื้อจุลินทรีย์ที่ใช้ สำหรับเชื้อจุลินทรีย์ที่ดีสำหรับใช้ในการผลิตethanol ควร มีคุณสมบัติ คือ ทนต่อethanol ทนต่อแรงดันออกไซด์ ทนต่อกรด ทนต่ออุณหภูมิสูง มีความคงตัวทางพันธุกรรม มีประสิทธิภาพในการหมักเร็ว และเจริญได้ดี ในอาหารทั่วไปหรืออาหารที่มีราคาถูก (Panchal, 1990)

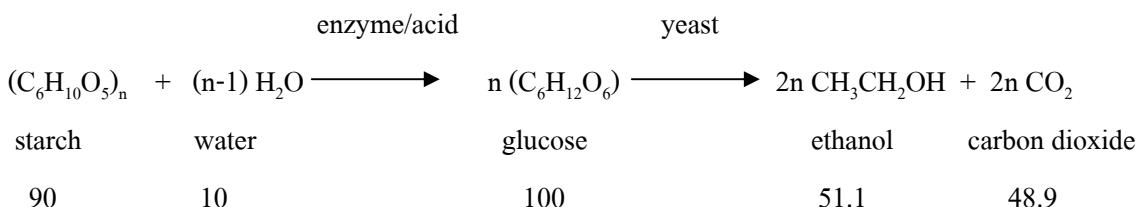
เชื้อจุลินทรีย์ที่มีคุณสมบัติในการผลิตethanol ได้แก่ แบคทีเรียและเชื้อยีสต์ โดยเชื้อยีสต์ที่เรียกนิยมใช้ได้แก่ ได้แก่ *Zymomonas mobilis* และอื่นๆ แสดงดังตารางที่ 6 สำหรับยีสต์ ได้แก่ *Saccharomyces cerevisiae*, *S. fragillis*, *S. uvarum*, *Nematospora* sp., *Shizosaccharomyces* sp. และ *Kluyveromyces fragillis* อย่างไรก็ตาม ขั้นตอนการเตريยมหัวเชื้ออาจไม่จำเป็นต้องมี หากมีการนำเอาเชื้อจุลินทรีย์แห้ง (dry cell) มาใช้แทน โดยการนำเชื้อจุลินทรีย์แห้งในปริมาณที่ต้องการผสมกับวัตถุดินในถังหมักได้เลย

เมื่อเตريยมวัตถุดินพร้อมแล้ว นำมาถ่ายลงในถังหมัก วัตถุดินอาจผ่านหรือไม่ผ่านขั้นตอนการฆ่าเชื้อขึ้นอยู่กับชนิดของการหมักและวัตถุดินที่ใช้ เช่น ภาชนะสามารถนำไปหมักเป็นแหล่งอุ่นโดยไม่ต้องทำการฆ่าเชื้อก่อน เป็นต้น

ขั้นตอนในการหมักเป็นกระบวนการเปลี่ยนแปลงทางชีวเคมีที่เกิดจากการทำงานของเชื้อจุลินทรีย์ในการเปลี่ยนน้ำตาลกลูโคส ภายใต้สภาพที่ปราศจากออกซิเจนหรือมีออกซิเจนเพียงเล็กน้อยให้เป็นแอลกอฮอล์ โดยทั่วไปการหมักจะใช้เวลาประมาณ 2-3 วัน เพื่อให้ได้ปริมาณแอลกอฮอล์ที่มีความเข้มข้นประมาณร้อยละ 8-12 โดยปริมาตร

การผลิตเอทานอลโดยเชื้อเยื่อสต์จะเกิดขึ้นภายใต้สภาพที่ไม่ใช้ออกซิเจน แสดงดังภาพที่ 5 ซึ่งเชื้อเยื่อสต์จะมีการเจริญช้ากว่าการเจริญในสภาพที่ใช้ออกซิเจน และไพรูเวตที่ได้จากการกระบวนการไกโอลโคไซส์ (glycolysis) จะถูกเปลี่ยนเป็นแอลซีทัลเดไฮด์ (acetaldehyde) และก๊าซคาร์บอนออกไซด์ โดยเอนไซม์ pyruvate decarboxylase หลังจากนั้นอะซีตัลเดไฮด์จะถูกเปลี่ยนเป็นเอทานอลโดยมี NADH₂ และ alcohol dehydrogenase เป็นเอนไซม์ร่วมปฏิกิริยา แสดงดังภาพที่ 6

ตามทฤษฎีการเปลี่ยนแปลงให้เป็นเอทานอล แปลง 90 กรัม จะถูกเปลี่ยนเป็นน้ำตาลกลูโคส 100 กรัม จากนั้นเชื้อเยื่อสต์จะเปลี่ยนน้ำตาลกลูโคสเป็นแอลกอฮอล์ 51.1 กรัม และก๊าซคาร์บอนออกไซด์ 48.9 กรัม (Rose and Harrison, 1993) ซึ่งสามารถเขียนปฏิกิริยาได้ดังนี้



แต่ในทางปฏิบัติมีน้ำตาลเพียงร้อยละ 95 เท่านั้นที่จะเปลี่ยนไปเป็นแอลกอฮอล์ นอกจากนั้น ยีสต์จะใช้สำหรับการเจริญเติบโตของตัวมันเองและเปลี่ยนเป็นผลพลอยได้อื่น (Paturau, 1969 อ้างโดยสาวิตรี ลิ่มทอง, 2549) เช่น

แอลซีทัลเดไฮด์	ร้อยละ 0 - 0.03	กรดอะซิติก	ร้อยละ 0.05 - 0.25
กลีเซอรอล	ร้อยละ 2.5 - 3.6	กรดแลกติก	ร้อยละ 0 - 0.2
กรดซัคชารินิก	ร้อยละ 0.5 - 0.77	ฟูเชลอลอลิค	ร้อยละ 0.25 - 0.5
เฟอร์ฟรอต	ปริมาณน้อยมาก		

ตารางที่ 6 แบคทีเรียที่มีคุณสมบัติในการผลิตเอทานอล

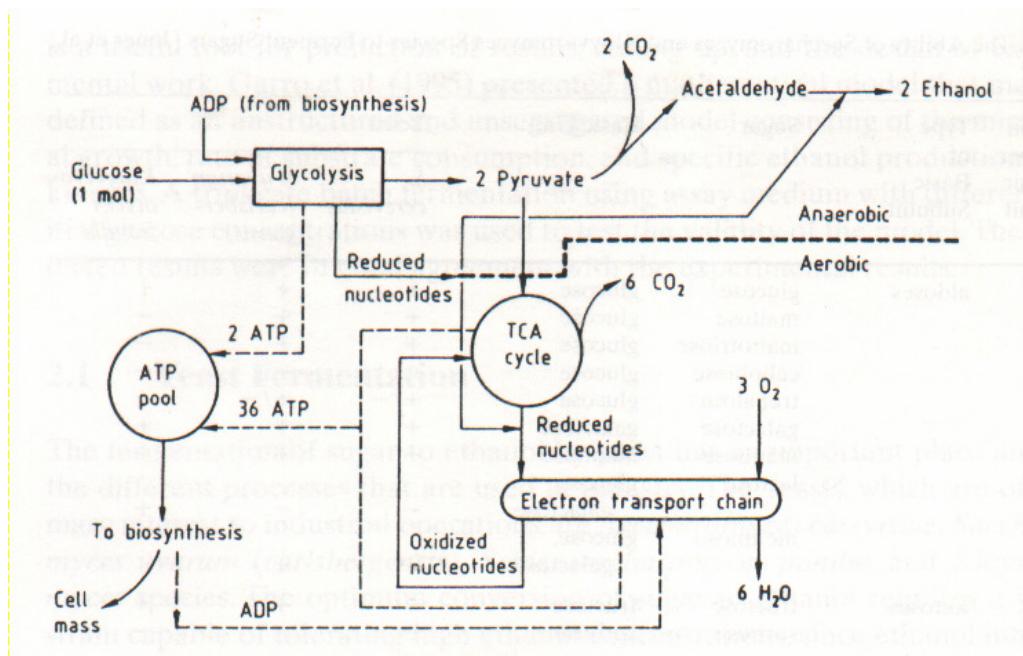
Table 6. Bacterial species producing ethanol as the main fermentation product.

Microorganisms	mmol Ethanol Produced per mmol Glucose Metabolized	T_{max} [°C]
Mesophilic Organisms		
<i>Clostridium sporogenes</i>	up to 4.15 ^a	-
<i>Clostridium sphenoides</i>	1.8 ^a (1.8) ^b	-
<i>Zymomonas mobilis</i> ssp. <i>pomacea</i>	1.7	-
<i>Zymomonas mobilis</i> (syn. <i>anaerobica</i>)	1.9 (anaerobe)	-
<i>Spirochaeta aurantia</i>	1.5 (0.8)	-
<i>Erwinia amylovora</i>	1.2	-
<i>Leuconostoc mesenteroides</i>	1.1	-
<i>Streptococcus lactis</i>	1.0	-
<i>Sarcina ventriculi</i> (syn. <i>Zymosarcina</i>)	1.0	-
Thermophilic Organisms		
<i>Thermoanaerobacter ethanolicus</i>	1.9	78
<i>Clostridium thermohydrosulfuricum</i>	1.6	78
<i>Bacillus stearothermophilus</i>	1.0 (anaerobic above 55 °C)	78
<i>Thermoanaerobium brockii</i>	0.95	78
<i>Clostridium thermosaccharolyticum</i>	1.1	68
<i>Clostridium thermocellum</i>	1.0	68

^a In the presence of high amounts of yeast extract

^b Values in brackets were obtained with resting cells

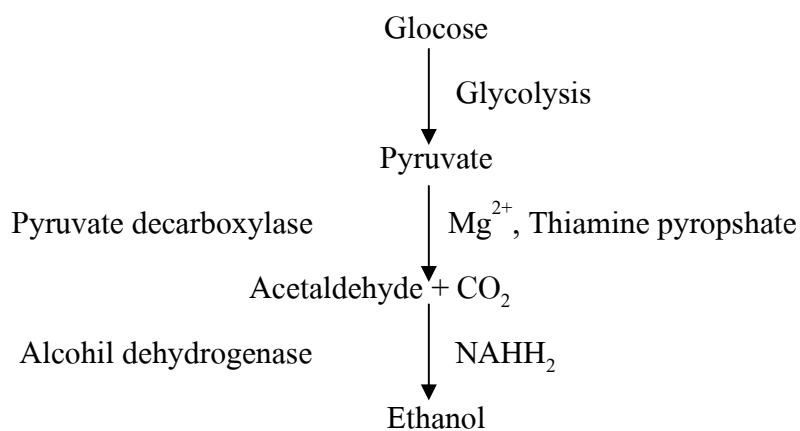
ที่มา : Roehr (2001)



ภาพที่ 5 กลไกการเมtabolิซึมของเชื้อ S. cerevisiae

Figure 5. Simplified chart of anaerobic and aerobic catabolism of *S. cerevisiae*.

ที่มา : Roehr (2001)



ภาพที่ 6 การสังเคราะห์เอทานอล

Figure 6. The synthesis of ethanol.

ที่มา : Crueger and Crueger (1989 อ้างโดย สมใจ ศิริโภค, 2544)

เนื่องจากในการผลิตเอทานอลจากแป้งจะต้องบอยแป้งให้เป็นน้ำตาลเสียก่อน จานั้นจึงนำน้ำตาลที่ได้ไปหมักเป็นเอทานอล ซึ่งจะต้องผ่านหลายขั้นตอนดังแสดงในภาพที่ 7 ดังนั้นในปัจจุบันจึงพยายามหาวิธีการใหม่ๆ เพื่อเพิ่มผลผลิต และลดต้นทุนในการผลิต

กระบวนการหมักเอทานอลจากแป้งโดยทั่วไปจะประกอบด้วย 3 วิธีคือ

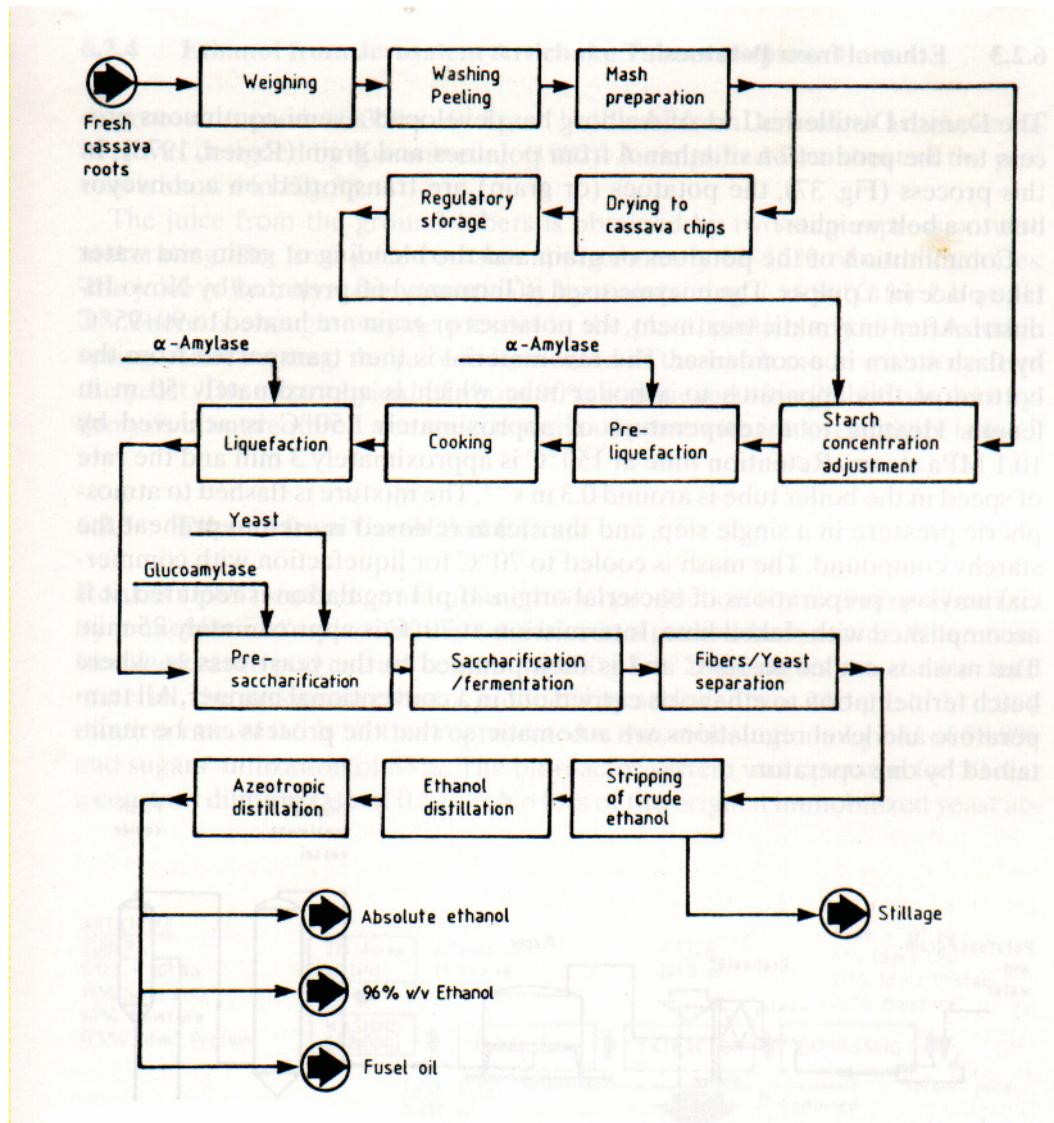
1. การหมักแบบแยกกระบวนการหมัก (two-stage process) เป็นกระบวนการผลิตเอทานอลแบบตั้งเดิม โดยแยกกระบวนการผลิตน้ำตาลอกรากับกระบวนการหมัก (separation hydrolysis and fermentation; SHF) ข้อดีของการผลิตเอทานอลแบบแยกกระบวนการหมัก คือ ได้ผลผลิตที่สูง

Amutha และ Gunasekaran (2001) ทำการผลิตเอทานอลจากแป้งมันสำปะหลังโดยหมักแบบแยกกระบวนการหมัก กล่าวคือ ในขั้นต้นจะบอยแป้งมันสำปะหลังเพื่อให้ได้ปริมาณน้ำตาลโดยจะใช้ปริมาณแป้งมันสำปะหลังร้อยละ 20 โดยปริมาตร จากนั้นเติมเอนไซม์แอลฟาราชีมีแลส 45 DUN/g และแคลเซียมคลอไรด์ 0.3 กรัมต่อลิตร และนำไบบ์ไปบ่มที่อุณหภูมิ 75 องศาเซลเซียส เป็นระยะเวลา 1.0-1.5 ชั่วโมง จากนั้นนำไปหมุนเหวี่ยงที่ความเร็วรอบ 1000xg เป็นระยะเวลา 10 นาที และจึงนำน้ำหมักที่ได้ไปผลิตเอทานอล โดยเปรียบเทียบระหว่างการตรึงเชลล์ชนิดเดียว (*Saccharomyces diastaticus*) กับการตรึงเชลล์ชนิดร่วม (*Saccharomyces diastaticus* กับ *Zymomonas mobilis*) พบร่วงว่าการตรึงเชลล์ชนิดร่วมจะให้ปริมาณเอทานอลสูงกว่าการตรึงเชลล์ชนิดเดียว กล่าวคือการตรึงเชลล์ชนิดร่วมจะให้ปริมาณเอทานอล 46.7 กรัมต่อลิตร ส่วนการตรึงเชลล์ชนิดเดียวให้ปริมาณเอทานอลเท่ากับ 37.5 กรัมต่อลิตร

2. การหมักแบบใช้เชื้อร่วม (coculture process) เป็นการใช้เชื้อจุลินทรีย์ที่มีความสามารถในการบอยแป้งและเชื้อจุลินทรีย์ที่ผลิตเอทานอลร่วมกัน หรือเป็นกระบวนการผลิตน้ำตาลและหมักเอทานอลไปพร้อมๆ กัน (simultaneous saccharification and fermentation; SSF process)

Abouzied และ Reddy (1986) เปรียบเทียบกระบวนการหมักเอทานอลโดยตรงจากแป้งมันฝรั่งระหว่างการหมักแบบใช้เชื้อเดียว (*Aspergillus niger*) กับแบบการใช้เชื้อร่วม (*Aspergillus niger* กับ *Saccharomyces cerevisiae*) โดยใช้ปริมาณแป้งมันฝรั่งเริ่มต้น 50 กรัมต่อลิตร จากนั้นนำไปบ่มที่อุณหภูมิ 30 องศาเซลเซียส เป็นระยะเวลา 7 วัน พบร่วงว่าการผลิตเอทานอลแบบใช้เชื้อร่วมจะให้ปริมาณเอทานอลสูงกว่าการผลิตเอทานอลแบบใช้เชื้อเดียว โดยการหมักแบบใช้เชื้อเดียวให้ปริมาณเอทานอล 2.7 กรัมต่อลิตร และแบบใช้เชื้อร่วมจะได้ปริมาณเอทานอล 19 กรัมต่อลิตร

Abouzied และ Reddy (1987) ศึกษาการผลิตเอทานอลจากแป้งมันฝรั่งระหว่างการหมักแบบใช้เชื้อเดียว กับแบบใช้เชื้อร่วม โดยใช้เชื้อ *Saccharomyopsis fibuligera* หรือ *Lipomyces kononenkoae* กับ *Saccharomyces cerevisiae* พบร่วงว่าการหมักแบบใช้เชื้อร่วมจะให้ปริมาณเอทานอลสูงกว่าการหมักแบบใช้เชื้อเดียว และพบร่วงว่าการหมักแบบใช้เชื้อร่วมระหว่าง *Saccharomyopsis fibuligera* กับ *Saccharomyces cerevisiae* ให้ปริมาณเอทานอล 17.7 กรัมต่อลิตร สูงกว่าการหมักแบบใช้เชื้อร่วมระหว่าง *Lipomyces kononenkoae* กับ *Saccharomyces cerevisiae* ให้ปริมาณเอทานอล 12.7 กรัมต่อลิตร



ภาพที่ 7 การผลิตเอทานอลจากมันสำปะหลัง

Figure 7. Production of ethanol from cassava.

ที่มา : Roehr (2001)

Lezinou และคณะ (1995) เปรียบเทียบการผลิตเอทานอลจากข้าวฟ่างระหว่างการหมักแบบใช้เชื้อเดียว (*Fusarium oxysporum* F3) กับแบบใช้เชื้อร่วม (*Fusarium oxysporum* F3 กับ *Saccharomyces cerevisiae* 2541) พบรากการหมักแบบใช้เชื้อเดียว และแบบใช้เชื้อร่วมจะได้ปริมาณเอทานอลเท่ากับ 24.4 และ 33.5 กรัมต่อ 100 กรัมของข้าวฟ่าง ตามลำดับ

Piršelová และคณะ (1993) ศึกษาการผลิตเอทานอลจากแป้งโดยการหมักแบบใช้เชื้อร่วมระหว่าง *Saccharomyces fibuligera* กับเชื้อ *S. cerevisiae* พบรากภาวะที่เหมาะสมในการผลิตเอทานอลแบบใช้เชื้อร่วมคือ ปริมาณแป้งเริ่มต้น 20 ถึง 30 กรัมต่อลิตร พิเศษของอาหารเริ่มต้นเท่ากับ 5.8 ถึง

6.0 จะทำให้ได้ปริมาณเอทานอลสูงสุดเท่ากับ 13.7 กรัมต่อลิตรหรือคิดเป็น 88 เปอร์เซ็นต์ของค่าทางทฤษฎี

3. การหมักแบบใช้เชื้อเดียว (monoculture process) เป็นการใช้เชื้อจุลินทรีย์เพียงชนิดเดียวที่มีคุณสมบัติในการย่อยแป้งและผลิตเอทานอลในการผลิตเอทานอลจากแป้งโดยตรง (Direct Microbial Conversion; DMC) หรือเป็นการใช้ร่วมกันของเอนไซม์ที่ย่อยแป้งกับเชื้อที่มีคุณสมบัติในการผลิตเอทานอล หรือจะเป็นการหมักโดยใช้รีคอมบีแนนท์ยีสต์ (recombinant yeast) เป็นต้น

Ulgen และคณะ (2002) ศึกษาปัจจัยที่มีผลต่อการผลิตเอทานอลจากแป้งโดยใช้เชื้อ *S. cerevisiae* สายพันธุ์ YPG/AB ซึ่งผ่านการปรับปรุงสายพันธุ์ให้มีคุณสมบัติในการย่อยแป้ง พบว่าเชื้อจะผลิตเอทานอลสูงสุด ในอาหารเลี้ยงเชื้อที่มีแป้งอยู่ 40 กรัมต่อลิตร และมีการเติมน้ำตาลกลูโคสลงไปในระยะเริ่มต้นปริมาณ 4 กรัมต่อลิตร และปรับพิอุชเป็น 4.5 เมื่อทำการเลี้ยงเชื้อแบบ batch และเมื่อเปรียบเทียบการเลี้ยงเชื้อแบบ batch และแบบ fed-batch พบว่าการเลี้ยงแบบ fed-batch ให้ผลผลิตเอทานอลที่สูงกว่าการเลี้ยงแบบ batch โดยให้ปริมาณเอทานอลถึง 47.5 กรัมต่อลิตร และ 15.6 กรัมต่อลิตรตามลำดับ

Ward และคณะ (1995) ศึกษาการผลิตเอทานอลจากแป้ง 4 เปอร์เซ็นต์ ที่อุณหภูมิ 45 องศาเซลเซียส ในระหว่างการหมักด้วยเชื้อหนร้อน *Kluyveromyces marxianus* IMB3 และมีการเติมเอนไซม์อะไเมเลสจากเชื้อ *Talaromyces emersonii* CBS 814.70 พบว่า เชื้อ *Kluyveromyces marxianus* IMB3 สามารถผลิตเอทานอลได้สูงสุดเท่ากับ 15 กรัมต่อลิตร หรือคิดเป็น 74 เปอร์เซ็นต์ของค่าทางทฤษฎี ที่ระยะการบ่มที่ 40 ชั่วโมง

Laluce และคณะ (1988) แยกเชื้อยีสต์จากโรงงานผลิตแป้งมันสำปะหลังในประเทศไทยราชบุรี พบร่วมเชื้อยีสต์ DI-10 มีความสามารถในการย่อยแป้งได้อย่างรวดเร็ว หลังจากนำเชื้อยีสต์ DI-10 มาศึกษาลักษณะทางสัณฐานวิทยาและสรีรวิทยา พบว่าเชื้อยีสต์ดังกล่าวคือเชื้อยีสต์สายพันธุ์ *Saccharomyces cerevisiae* var. *diastaticus* เมื่อนำเชื้อยีสต์ดังกล่าวมาศึกษาการหมักแป้งที่ความเข้มข้น 50 กรัมต่อลิตร พบว่าเชื้อยีสต์ DI-10 สามารถผลิตเอทานอลได้ 2 เปอร์เซ็นต์ หลังจากบ่มที่ 24 ชั่วโมง ที่อุณหภูมิ 30 องศาเซลเซียส

Altintas และคณะ (2002) ศึกษาการผลิตเอทานอลจากแป้งโดยใช้รีคอมบีแนนท์ยีสต์ *Saccharomyces cerevisiae* YPB-G ซึ่งได้รับการปรับแต่งยีนให้มีคุณสมบัติในการผลิตเอนไซม์อะไเมเลส พบร่วมปริมาณแป้งที่เหมาะสมในการผลิตเอทานอลจากเชื้อยีสต์ *Saccharomyces cerevisiae* YPB-G คือ 40 กรัมต่อลิตร และพบว่าถ้าเริ่มต้นเติมน้ำตาลกลูโคสลงไป 4 กรัมต่อลิตร จะช่วยทำให้เชื้อผลิตเอทานอลสูงขึ้นจาก 0.118 เป็น 0.183 กรัมต่อลิตรต่อชั่วโมง

Saha และ Ueda (1983) ศึกษาการผลิตเอทานอลจากแป้งมันฝรั่งดิบ โดยเลี้ยงเชื้อ *S. cerevisiae* ร่วมกับการใช้เอนไซม์กลูโคสอะไเมเลสจากเชื้อ *Endomycopsis fibuligera* (*Saccharomyopsis fibuligera*) และเอนไซม์ cellulase HC ซึ่งประกอบด้วยเอนไซม์เซลลูลอส เอนไซม์เอมิเซลลูลอส เอนไซม์ไซลานส์ เอนไซม์เบคตินส์ เป็นต้น พบว่าสภาวะที่เหมาะสมในการผลิตเอทานอลจากแป้งมันฝรั่งดิบ 50

กรัม กีอ ใช้ปริมาณเอนไซม์กูลูโค恕 ไนเมส 1000 ยูนิต เอนไซม์ cellulisine HC 100 มิลลิกรัม เติมสาร potassium pyrosulfite 50 มิลลิกรัม และเชื้อยีสต์ *S. cerevisiae* ปริมาณ 3 กรัม ในน้ำ 100 มิลลิลิตร จากนั้นนำไปปรับค่า pH เช่าเท่ากับ 4.5 แล้วนำไปบ่มที่ 38 องศาเซลเซียส ทำให้ได้ผลผลิตเอทานอล (ethanol yield) สูงสุดเท่ากับ 93 เปอร์เซ็นต์

อย่างไรก็ตามในการผลิตเอทานอลจากแป้ง โดยตรงแบบการแยกกระบวนการหมัก แบบใช้เชื้อร่วม และแบบใช้เชื้อเดียวที่มีทั้งข้อดีและข้อเสีย กล่าวคือการผลิตเอทานอลโดยตรงจากแป้งแบบแยกกระบวนการหมักจะให้ปริมาณเอทานอลสูงกว่าแบบใช้เชื้อร่วม และแบบใช้เชื้อเดียว แต่จะใช้ต้นทุนในการผลิตที่สูงกว่าแบบอื่นๆ เมื่อจากต้องแยกกระบวนการย่อยแป้งและหมักเอทานอลออกจากกัน ส่วนการหมักเอทานอลแบบใช้เชื้อร่วมจะได้ปริมาณเอทานอลที่ต่ำ เมื่อจากแป้งจะถูกใช้ในการเริญของเชื้อเป็นส่วนใหญ่ และการหมักแบบใช้เชื้อเดียวจะให้ผลิตที่ต่ำ เมื่อจากเชื้อยีสต์ที่มีคุณสมบัติในการย่อยแป้ง จะมีคุณสมบัติในการผลิตเอทานอลได้ต่ำ (Reddy, et al., 1996) ปัจจุบันจึงได้มีการใช้รีคอมบีแนนท์ ยีสต์ (recombinant yeast) ที่ผ่านกระบวนการปรับแต่งพันธุกรรมให้มีคุณสมบัติในการย่อยแป้งและผลิตเอทานอล เพื่อเพิ่มปริมาณเอทานอลให้สูงขึ้น แต่อย่างไรก็ตามการใช้รีคอมบีแนนท์ยีสต์ยังคงพบปัญหาเกี่ยวกับการสูญหายไปของพลาสมิดที่เกี่ยวข้องกระบวนการย่อยแป้งที่เติมเข้าไปในระหว่างการเพาะเลี้ยงเชื้อ จึงทำให้ได้ผลผลิตเอทานอลไม่ต่อเนื่อง (Nakamura, et al., 1997)

2.4 ปัจจัยที่มีผลต่อการผลิตเอทานอล

ในการผลิตเอทานอลด้วยวิธีใบโภเอทานอล (bio-ethanol) ปัจจัยที่สำคัญส่วนใหญ่เกี่ยวข้องกับการเริญของเชื้อยีสต์ กีอ อุณหภูมิ พิเศษ ความเข้มข้นของน้ำตาล ความเข้มข้นของแป้ง เป็นต้น

2.4.1 ผลของอุณหภูมิ

อุณหภูมิมีความสำคัญมากต่อกระบวนการหมักเอทานอล เมื่อจากในระหว่างกระบวนการหมักเอทานอลจะมีความร้อนเกิดขึ้นในระบบ ซึ่งเกิดจากกิจกรรมของเชื้อยีสต์ โดยการหมักเอทานอลจากน้ำตาลกูลูโคสจะเกิดความร้อน 140.2 แคลอรี่ต่อกิโลกรัมกูลูโคส ดังนั้นจึงถ่ายเทลงสู่น้ำหมัก ทำให้น้ำหมักมีอุณหภูมิสูงขึ้นซึ่งจะมีอุณหภูมิสูงถึง 40 องศาเซลเซียส เป็นผลให้ยีสต์หยุดการเริญของเชื้อยีสต์ อุณหภูมิที่เหมาะสมในการผลิตเอทานอลจะแตกต่างกันไปขึ้นอยู่กับสายพันธุ์ของเชื้อที่ใช้ เช่น *K. marxianus* สามารถเริญได้ที่อุณหภูมิ 49 องศาเซลเซียส และผลิตเอทานอลได้ดีที่อุณหภูมิ 40 องศาเซลเซียส (Hughes, et al., 1984) *Pachysolen tannophilus* เริญได้ที่อุณหภูมิ 30-32 องศาเซลเซียส (Roebuck, et al., 1995) และผลิตเอทานอลดีที่อุณหภูมิ 32 องศาเซลเซียส (Slininger, et al., 1982) โดยปกติอุณหภูมิที่ใช้ในการหมักเอทานอลจะอยู่ในช่วง 25-35 องศาเซลเซียส (Barnet, et al., 1992) ซึ่งพบว่าอุณหภูมิที่เหมาะสมในการหมักเอทานอลจะสูงกว่าอุณหภูมิที่เหมาะสมสำหรับการเริญของเชื้อ 5-10 องศาเซลเซียส (สาวิตรี ลิ่มทอง, 2549)

2.4.2 ผลของพีเอชต่อการหมัก

โดยปกติเชื้อยีสต์จะเจริญเติบโตได้ในสภาพที่เป็นกรดคือ ในระดับพีเอชอยู่ในช่วง 3.0-6.5 ถ้าพีเอชต่ำกว่า 3.0 การเจริญของเชื้อจะลดลง Rose และ Harrison (1987) กล่าวว่าถ้าระดับพีเอชสูงขึ้น จะทำให้ได้อ ethanol ลดน้อยลง เนื่องจากไดไฮดรอกซิอะซิโนฟอสเฟต (dihydroxyacetone phosphate) ในกระบวนการไกโอลโคไлиз์จะเปลี่ยนเป็นกลีเซอรอล (glycerol) ทำให้ได้กลีเซอรอลสูงขึ้น เมื่อพีเอชสูงขึ้น ดังแสดงในตารางที่ 7

เนื่องจากพีเอชมีผลต่ออัตราการหมัก การสร้างผลผลิตหลอยได้ ตลอดจนความคุณเชื้อปนเปื้อนซึ่งมีผลต่อการเจริญของยีสต์ที่กำลังหมัก ดังนั้นในกระบวนการหมัก ethanol จึงนิยมจะควบคุมค่าพีเอชให้อยู่ในช่วง 3.5 – 6.0 (Roehr, 2001) เพื่อให้ยีสต์เจริญได้ดีและยังช่วยยับยั้งการเจริญของแบคทีเรียส่วนใหญ่ได้ด้วย เพราะแบคทีเรียส่วนใหญ่เจริญได้ในสภาพที่พีเอชเป็นกลาง แต่ถ้าแบคทีเรียบางชนิดสามารถเจริญได้ในสภาพที่เป็นกรด โดยเฉพาะอย่างยิ่งแบคทีเรียที่สร้างกรดแลคติกที่เจริญได้ในระดับพีเอชที่เชื้อยีสต์เจริญ และมักจะสร้างกรดขึ้นมากเกินไปทำให้เชื้อยีสต์ไม่สามารถเจริญได้

ตารางที่ 7 ปัจจัยของค่าพีเอชในกระบวนการหมัก ethanol ของน้ำตาลกลูโคส

Table 7. Effect of pH value on fermentation of glucose by yeast.

Product	pH					
	3	4	5	6	7	7.5
Ethanol	171	177	173	161	150	130
Carbon dioxide	181	190	188	177	161	149
Glycerol	6.2	6.6	7.8	16.2	22.2	32.3
Acetic acid	0.5	0.7	0.8	4.0	8.7	15.1
Lactic acid	0.8	0.4	0.5	1.6	1.9	1.4
Succinic acid	0.5	0.3	0.3	0.5	0.2	0.7

ที่มา : Rose และ Harrison (1987)

2.4.3 ความเข้มข้นของน้ำตาล

ความเข้มข้นของน้ำตาลมีผลต่อการเจริญของเชื้อยีสต์ กล่าวคือ การที่กลูโคสหรือคาร์โบไฮเดรตในอาหารเลี้ยงเชื้อมีความเข้มข้นสูง ทำให้ความสามารถในการหายใจเสียไป หรือที่เรียกว่า Crabtree effect หรือ glucose effect ซึ่งเป็นการกดดันแคtabolite (catabolite repression) ที่เกิดขึ้นเมื่ออาหารเลี้ยงเชื้อมีคาร์โบไฮเดรตความเข้มข้นระดับหนึ่ง คือมีกลูโคสหรือซูโคสความเข้มข้นสูงกว่า

0.02-0.1 เปอร์เซ็นต์โดยน้ำหนัก ทำให้การหายใจถูกยับยั้งอย่างรุนแรง (สาวิตศิลิมทอง, 2549) จากตารางที่ 8 พบว่าเมื่อเพิ่มปริมาณน้ำตาลกลูโคสสูงขึ้น มีผลทำให้อัตราการเจริญและการผลิต เอทานอลลดลง ดังนั้นในการหมักเอทานอลจึงจำเป็นที่จะต้องควบคุมปริมาณน้ำตาลไม่ให้สูงจนเกินไป เพื่อไม่ให้ไปมีผลต่อการเจริญและการผลิตเอทานอลที่เราต้องการ

ตารางที่ 8 ความเข้มข้นของน้ำตาลกลูโคสต่อการเจริญและการหมักเอทานอลของเชื้อ *S. cerevisiae*

Table 8. Effect of glucose concentration on *S. cerevisiae* growth and fermentation.

Glucose (g/l)	Growth rate (mg dry wt/ml. hr)	Fermentation (mol ethanol/ ml. hr)	Theoretical ethanol yield (%)
100	0.33	54.0	93.5
200	0.24	52.7	66.4
300	0.11	42.5	59.0
400	0.03	14.2	23.6

ที่มา : Panchal (1990)

2.4.4 ผลของชนิดของแหล่งไนโตรเจน

ชนิดของแหล่งไนโตรเจนจะมีผลต่อการเจริญของยีสต์ เนื่องจากยีสต์มีไนโตรเจนเป็นส่วนประกอบประมาณ 10 เปอร์เซ็นต์ ของน้ำหนักแห้ง (Walker, 1998) ดังนั้นการเติมแหล่งไนโตรเจนลงไปในอาหารเลี้ยงเชื้อจึงมีความสำคัญอย่างมากต่อการเจริญของเชื้อยีสต์ โดยปกติยีสต์สามารถใช้แหล่งไนโตรเจนที่อยู่ในรูปของอนทรีย์ในไนโตรเจน และอนินทรีย์ในไนโตรเจนได้ดี สารอนินทรีย์ในไนโตรเจนที่ยีสต์จะอยู่ในรูปของแอมโมเนียม ในไนโตรเจน เช่น แอมโมเนียมชัลเฟต์ แอมโมเนียมคลอไรด์ และแอมโมเนียมชัลเฟต์ โดยเฉพาะแอมโมเนียมชัลเฟต์เป็นแหล่งไนโตรเจนที่ยีสต์ทั่วไปใช้ได้ และเป็นแหล่งไนโตรเจนที่ใช้ในอุตสาหกรรมส่วนใหญ่

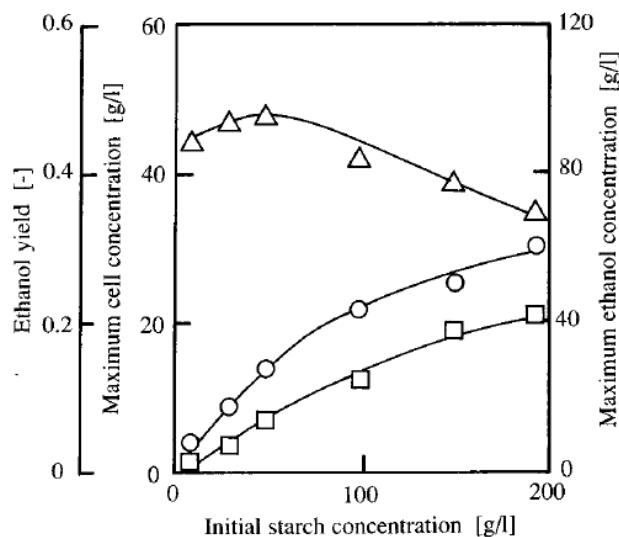
Sato และคณะ (1992) ผลิตเอทานอลจากเชลลูโลสโดยใช้เชื้อ *Clostridium thermocellum* I-1-B พบว่าการให้ปริมาณยีสต์สกัดที่สูงขึ้นจะทำให้ปริมาณเอทานอลสูงขึ้น การให้ปริมาณยีสต์สกัด 1.4 เปอร์เซ็นต์ เชื้อจะผลิตเอทานอลได้สูงสุด คือ 86.8 มิลลิโลลาร์ แต่ถ้าให้ปริมาณยีสต์สกัดสูงกว่า 1.4 เปอร์เซ็นต์ จะทำให้ได้ปริมาณเอทานอลลดลง

2.4.5 ความเข้มข้นของแป้ง

เมื่อให้ปริมาณแป้งที่สูงขึ้นจะทำให้ได้ปริมาณเอทานอลที่สูงขึ้น เนื่องจากการย่อยแป้งที่เกิดอย่างสมบูรณ์ แป้ง 1 กรัมน้ำหนักแห้งจะถูกเปลี่ยนเป็นน้ำตาลกลูโคส 1.11 กรัมน้ำหนักแห้ง ดังนั้น

ปริมาณแป้งที่สูงขึ้นเมื่อทำการย่อยอย่างสมบูรณ์จะทำให้ได้น้ำตาลที่มีปริมาณมากกว่าการใช้แป้งในปริมาณที่ต่ำกว่า ซึ่งน้ำตาลจะถูกเปลี่ยนเป็นเอทานอลต่อไป

Nakamura และคณะ (1997) ศึกษาการผลิตเอทานอลโดยใช้รีกอมบีแนนท์สต์สายพันธุ์ *Saccharomyces cerevisiae* SR93 ซึ่งได้ปรับปรุงคุณสมบัติให้มีประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลมาก ไม่แพ้ ฟานิเมร์ ให้ความเข้มข้นของแป้งสูงขึ้น จะทำให้ได้ปริมาณความเข้มข้นของเอทานอลสูงขึ้น แต่เมื่อปริมาณเอทานอลสูงกว่า 15 กรัมต่อลิตร เอทานอลที่ได้จะไปขับยั้งการทำงานของเอนไซม์กลูโคโซไมเลส โดยความเข้มข้นของแป้งที่เหมาะสมสำหรับการผลิตเอทานอลจากรีกอมบีแนนท์สต์สายพันธุ์ *S. cerevisiae* SR93 อยู่ในช่วง 30-50 กรัมต่อลิตร แสดงดังภาพที่ 8 เมื่อพิจารณาการเจริญของเชื้อ พบว่า ความเข้มข้นของแป้งที่มีปริมาณที่ต่ำกว่า 30 กรัมต่อลิตร น้ำตาลกลูโคสที่ถูกย่อยโดยเอนไซม์กลูโคโซไมเลสจะถูกใช้ในการเจริญของเซลล์ก่อนที่จะถูกเปลี่ยนไปเป็นเอทานอล ส่วนความเข้มข้นของแป้งที่สูงกว่า 50 กรัมต่อลิตร น้ำตาลกลูโคสที่ถูกย่อยจะถูกสะสมและกลายเป็นกรดอินทรีย์ เช่น กรดซิตริก เป็นต้น



ภาพที่ 8 ความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นของเซลล์ ความเข้มข้นของเอทานอล ผลผลิตของเอทานอล และปริมาณความเข้มข้นของแป้ง

Figure 8. Relationship between maximum cell concentration (O), maximum ethanol concentration (□), ethanol yield (Δ), and initial starch concentration.

ที่มา: Nakamura และคณะ (1997)

3. วัตถุประสงค์ของการวิจัย

- 3.1 เพื่อคัดเลือกเชื้อชีสต์จากลูกแพ้งที่มีคุณสมบัติในการย่อยแป้งมันสำปะหลัง และเชื้อชีสต์ที่มีคุณสมบัติในการผลิตอาหารanol
- 3.2 เพื่อศึกษาสภาพที่เหมาะสมในการย่อยแป้งมันสำปะหลังให้เป็นน้ำตาลโดยเชื้อชีสต์ที่แยกได้จากลูกแพ้ง
- 3.3 เพื่อศึกษาสภาพที่เหมาะสมในการผลิตอาหารanol โดยเชื้อชีสต์ที่แยกได้จากลูกแพ้ง
- 3.4 เพื่อเปรียบเทียบประสิทธิภาพของกระบวนการผลิตอาหารanol แบบการใช้เชื้อเดียว แบบการใช้เชื้อร่วม และแบบแยกกระบวนการผลิต โดยเชื้อชีสต์ที่แยกได้จากลูกแพ้ง

4. ขอบเขตการวิจัย

ทำการคัดเลือกเชื้อชีสต์ที่สามารถย่อยแป้งมันสำปะหลัง และเชื้อชีสต์ที่สามารถผลิตอาหารanol จากลูกแพ้งในห้องที่จังหวัดทางภาคใต้ของประเทศไทย ศึกษาหาสภาพที่เหมาะสมในการเปลี่ยนแป้งมันสำปะหลังให้เป็นน้ำตาลริบิวซ์ และสภาพที่เหมาะสมในการผลิตอาหารanol จากเชื้อชีสต์ที่แยกได้ ทำการเปรียบเทียบหาประสิทธิภาพของกระบวนการผลิตอาหารanol ในแบบต่างๆ ได้แก่ แบบการใช้เชื้อเดียว แบบการใช้เชื้อร่วม และแบบแยกกระบวนการผลิต เพื่อหากระบวนการที่เหมาะสมในการผลิตอาหารanol โดยใช้แป้งมันสำปะหลังเป็นวัตถุคุณภาพในการผลิต

5. ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ

- 5.1 เป็นแหล่งข้อมูลในการคัดเลือกเชื้อชีสต์ที่มีความสามารถในการย่อยแป้งมันสำปะหลังให้เป็นน้ำตาลริบิวซ์
- 5.2 เป็นแหล่งข้อมูลในการหาสภาพที่เหมาะสมในการย่อยแป้งมันสำปะหลังและการผลิตอาหารanol จากเชื้อชีสต์ที่แยกได้จากลูกแพ้ง
- 5.3 เป็นข้อมูลพื้นฐานในการเปรียบเทียบกระบวนการผลิตอาหารanol ในแบบต่างๆ ได้แก่ แบบการใช้เชื้อเดียว แบบการใช้เชื้อร่วม และแบบแยกกระบวนการผลิต