

บทที่ 5

อภิปรายและสรุปผลการวิจัย

การคัดเลือกเชื้อสต์สำหรับผลิตเอทานอลโดยใช้น้ำตาลที่ได้จากการย่อยแบ่งมันสำปะหลัง

เชื้อสต์สามารถผลิตเอทานอลได้จากน้ำตาลหลายชนิด เช่น กลูโคส ฟรุกโตส ซึ่งเชื้อสต์ให้เป็นแหล่งคาร์บอน สารละลายน้ำตาลที่ได้จากการย่อยแบ่งมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์เป็นแหล่งการ์บอนที่เชื้อสต์สามารถนำไปผลิตเอทานอลได้ จากการการวิเคราะห์หาชนิดของน้ำตาลโดยใช้วิธี Thin Layer Chromatography พบว่า น้ำตาลที่ได้จากการย่อยแบ่งมันสำปะหลัง มีกลูโคสเป็นส่วนใหญ่ นอลโตส และมอลโตไตรโอด เล็กน้อย ผลที่ได้สอดคล้องกับ Jones, Pamment, and Greenfield (1981) ที่ได้สรุปองค์ประกอบของน้ำตาลที่ได้จากการย่อยมันสำปะหลัง จะประกอบไปด้วย กลูโคส นอลโตส และมอลโตไตรโอด

จากการเปรียบเทียบการผลิตเอทานอลจากเชื้อสต์ 5 ชนิด ได้แก่ *Saccharomyces burgundy* (SB), *Saccharomyces* sp. (S1), *Saccharomyces cerevisiae* (S3), *Saccharomyces* sp. (TC2) และ *Saccharomyces* sp. (TC6) จากน้ำตาลที่ได้จากการย่อยแบ่งมันสำปะหลังมีความเข้มข้นของน้ำตาล รีดิวช์เซท่ากับ 170.28 กรัมต่อลิตร ในสภาพที่อุณหภูมิ 30 องศาเซลเซียส ไม่มีการเขย่า เป็นเวลา 72 ชั่วโมง พบว่า เชื้อสต์ทั้ง 5 ชนิดให้ค่าความเข้มข้นของเอทานอล โดยปริมาตร ให้ค่าความเข้มข้น เอทานอลโดยน้ำหนัก ค่าปริมาณน้ำตาลที่เหลือ ค่าอัตราผลผลิตเอทานอล และค่าปริมาณเอทานอล ที่ได้เทียบกับทฤษฎี ไม่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) ยกเว้นค่าอัตราผลผลิตเชื้อสต์ ที่มีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) แสดงว่า เชื้อสต์ทั้ง 5 สายพันธุ์ มีประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอล จากวัตถุคุณนิคิน ได้ไม่แตกต่างกัน จึงได้คัดเลือกเชื้อสต์ TC6 ซึ่งได้ถูกจัดจำแนกแล้ว พบว่า เป็นเชื้อสต์ สายพันธุ์ที่ใกล้เคียงกับ *S. cerevisiae* S12 AY218890 นำมาทดลองในขั้นตอนไป Panchal (1998) ได้กล่าวถึงหลักการในการคัดเลือกเชื้อสต์เพื่อนำมาผลิตเอทานอลจะต้องมีลักษณะต่าง ๆ ดังนี้ มีความทนทาน ต่อเอทานอล ทนต่อแรงดันออกซิเจน ไม่ติด มีลักษณะทางพันธุกรรมคงที่ ทนต่ออุณหภูมิสูง ได้มีความรวดเร็วและประสิทธิภาพในการหมัก และง่ายต่อการดำเนินการในการหมัก และการคัดแยก ออกจากผลิตภัณฑ์ เป็นต้น ในกรณีที่เก็บไว้ครั้งหนึ่ง มีเปลี่ยนแปลงที่จะหายเสื่อมที่มีความสามารถในการผลิต เอทานอล ได้สูงโดยใช้น้ำตาลที่ได้จากการย่อยแบ่งมันสำปะหลังเป็นแหล่งการ์บอน ซึ่งเชื้อสต์ *S. cerevisiae* TC6 มาก ได้จากคืนบริเวณน้ำทึบจากหอกลั่นแยกออกขององค์กรงานผลิตเอทานอล สามารถผลิตเอทานอล ได้สูงภายในระยะเวลา 3 วัน มีการตกตะกอนที่ดี เมื่อสิ้นสุดการหมัก และง่ายต่อการขยายเพิ่มจำนวนเพื่อใช้ในการหมัก สอดคล้องกับหลักการในการคัดเลือกเชื้อสต์ที่กล่าวมา

ข้างต้น เช่นเดียวกับการทดลองของ Sree, Sridhar, Suresh, Banat, and Rao (2000) ที่มีเป้าหมายในการทดลองหา yeast ที่มีความสามารถในการผลิตเอทานอลได้ ทนอุณหภูมิที่สูง และทนต่อแรงดัน ออสโมติก โดยคัดแยก yeast มาจากดินบริเวณโรงงานผลิตความร้อนในประเทศไทยเดียว พบว่าได้ yeast มา 4 ชนิด โดย yeast ทั้ง 4 สามารถเจริญได้ดีที่อุณหภูมิสูงถึง 40 องศาเซลเซียส และสามารถ ผลิตเอทานอลได้ที่อุณหภูมิ 44 องศาเซลเซียส โดยมีความเข้มข้นของเอทานอลอยู่ระหว่าง 20 ถึง 55 กรัมต่อลิตร และสามารถผลิตเอทานอลได้ดีที่อุณหภูมิ 30 องศาเซลเซียส และมีสายพันธุ์หนึ่ง มีความสามารถผลิตเอทานอลได้สูงถึง 75 กรัมต่อลิตร ที่อุณหภูมิ 30 องศาเซลเซียส และสามารถ เจริญได้ที่อุณหภูมิ 44 องศาเซลเซียส

การศึกษาปัจจัยผลของชนิดของเหลวในโตรเจนที่ระดับความเข้มข้นต่าง ๆ ต่อการผลิต เอทานอลโดย yeast ที่คัดเลือกได้

นอกจาก yeast ที่ใช้แหล่งการรับอนในการเจริญและผลิตเอทานอลแล้ว เหลวในโตรเจน ก็มีส่วนช่วยในการผลิตเอทานอล โดยจะเป็นส่วนประกอบของโปรดีนและเอนไซม์ จากการศึกษา ผลของปัจจัยชนิดของเหลวในโตรเจน ที่ระดับความเข้มข้นต่าง ๆ การผลิตเอทานอลของ yeast ที่ คัดเลือกได้ พบว่าเมื่อเติมแอนโนเนียมซัลเฟต ทุกระดับความเข้มข้น จะให้ค่าพารามิเตอร์ต่าง ๆ น้อยกว่าการทดลองควบคุม ส่วนค่าความเข้มข้นเอทานอลโดยปริมาตร และค่าความเข้มข้น เอทานอลโดยน้ำหนัก ที่ระดับความเข้มข้น 2, 4 และ 8 กรัมต่อลิตร ที่ให้ค่าน้อยกว่าการทดลอง ควบคุมเหมือนกัน ยกเว้นที่ระดับความเข้มข้น 1 กรัมต่อลิตร ให้ค่าสูงกว่าการทดลองควบคุม เนื่องจาก แสดงว่าการใช้แอนโนเนียมซัลเฟต เป็นเหลวในโตรเจน จะช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการ ใช้น้ำตาลให้กับ yeast แต่ไม่ช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอล ผลที่ได้นี้สอดคล้องกับ การทดลองของ Cruz, Batistate, and Ernandes (2002) ที่ได้ทำการผลิตเอทานอล ด้วย Baking Yeast และ Brewing Yeast โดยใช้น้ำตาล 2 ชนิด คือ กลูโคส และ молโทส ที่ระดับความเข้มข้น 15 % (w/v) พบว่า ถ้าใช้แอนโนเนียมซัลเฟต เข้มข้น 1 % (w/v) เป็นเหลวในโตรเจน จะไม่ช่วยเพิ่ม ประสิทธิภาพการผลิตเอทานอล แต่ถ้าใช้ แปปโทน (Peptone) และ คาสมิโน แอซิด (Casamino Acid) จะช่วยเพิ่มประสิทธิภาพการผลิตเอทานอล โดยการเพิ่มปริมาณเซลล์ yeast ปริมาณเอทานอล และช่วยให้ yeast อดชีวิตมากขึ้น โดยผู้วิจัยกล่าวว่า เมื่อใช้แอนโนเนียมซัลเฟตเป็นเหลวในโตรเจน ในการหมัก yeast จะมีการใช้พลังงานและเหลวการรับอน ในการสร้างเซลล์โดยการสังเคราะห์ กรดอะมิโนซึ่งได้รับมาจากเหลวการรับอน และแอนโนเนียมซัลเฟตในอาหารเลี้ยงเชื้อ จึงทำให้เกิด โปรตอน (H^+) จำนวนมาก ในระหว่างการสังเคราะห์กรดอะมิโน ซึ่งโปรตอนจะถูกขับออกจาก

เซลล์เพื่อรักษาสภาพความเป็นกรด-ด่างภายในเซลล์ให้คงที่ ส่งผลให้เกิดสภาพความเป็นกรดขึ้นในอาหารเลี้ยงเชื้อ จึงส่งผลต่อการเจริญ และการใช้แอมโมเนียมชัลเฟตของยีสต์ได้

เมื่อเติมยูเรียทุกระดับความเข้มข้น พบว่าจะช่วยเพิ่มค่าความเข้มข้นเอทานอลโดยปริมาตร ค่าความเข้มข้นเอทานอลโดยน้ำหนัก และค่าปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ที่เหลือให้ดีขึ้นกว่าการทดลองควบคุม แต่ค่าพารามิเตอร์อื่น ๆ ยังนิ่่าน้อยกว่าการทดลองควบคุม แสดงให้เห็นว่า การใช้ยูเรียเป็นแหล่งไนโตรเจน ไม่ได้ช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอล แต่จะช่วยให้ยีสต์สามารถใช้น้ำตาลได้ดีขึ้น เนื่องจากค่าอัตราผลผลิตเอทานอลยังมีค่าน้อยกว่าการทดลองควบคุม โดยปริมาณเอทานอลที่สูงขึ้นน่าจะเกิดจากยีสต์สามารถใช้น้ำตาลได้มากขึ้น ซึ่งจะทำให้ได้ปริมาณเอทานอลที่มากกว่าการใช้แอมโมเนียมชัลเฟต เป็นแหล่งไนโตรเจน และการทดลองควบคุม ผลที่ได้นี้สอดคล้องกับการทดลองของ Jones and Ingledew (1994) ซึ่งได้การทดลองหมักเอทานอลแบบแบตซ์จากข้าวสาลีปั่น (Wheat Mash) ที่ความเข้มข้น 36.5 กรัมต่อ 100 มิลลิลิตร โดยใช้ยีสต์แห้ง และเติมยูเรีย ลงไป 16 mM (1 กรัมต่อลิตร) พบว่า ยูเรียไม่ได้เพิ่มประสิทธิภาพในการหมัก แต่จะช่วยเพิ่มความเข้มข้นเอทานอลโดยปริมาตร เพิ่มการใช้แหล่งคาร์บอน และช่วยลดเวลาในการหมักได้

เมื่อเติมสารสกัดจากยีสต์ทุกระดับความเข้มข้น พบว่าจะช่วยเพิ่มค่าพารามิเตอร์ต่าง ๆ ให้ดีกว่าการทดลองควบคุม ยกเว้นค่าอัตราผลผลิตยีสต์ที่ยังให้ค่าน้อยกว่า (ระดับความเข้มข้น 1 และ 2 กรัมต่อลิตร) หรือเท่ากัน (ระดับความเข้มข้น 4 และ 8 กรัมต่อลิตร) การทดลองควบคุม แสดงว่าการใช้สารสกัดจากยีสต์เป็นแหล่งไนโตรเจน จะช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลได้ และยังช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการใช้น้ำตาลของยีสต์อีกด้วย เหตุที่เป็นเช่นนี้เนื่องมาสารสกัดจากยีสต์อุดมสมบูรณ์ไปด้วยแหล่งอาหารต่าง ๆ ไม่ว่าจะเป็นแหล่งไนโตรเจน วิตามิน และแร่ธาตุต่าง ๆ จึงช่วยส่งเสริมประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอล และการเจริญให้กับยีสต์ ผลที่ได้สอดคล้องกับการทดลองของ Thomas and Ingledew (1990) ที่ได้ทดลองหมักเอทานอลแบบแบตซ์ด้วยยีสต์ *S. cerevisiae* ที่อุณหภูมิ 20 องศาเซลเซียส โดยใช้ข้าวสาลีปั่นเป็นอาหาร ซึ่งมีความเข้มข้น 35 กรัมต่อ 100 มิลลิลิตร และมีการเติมสารอาหาร เช่น Yeast Extract Cassamino Acid หรือ Single Amino Acid เช่น Glutamic Acid ลงไป พบร้า เมื่อเติม 0.9 % Yeast extract (9 กรัมต่อลิตร) ลงไปจะช่วยลดเวลาในการหมักจาก 8 วัน ลงเป็น 3 วันได้ และเพิ่มค่าความเข้มข้นเอทานอลโดยปริมาตรเท่ากับ 17.1 % (v/v)

เมื่อเติมแป้งถั่วเหลืองทุกระดับความเข้มข้น พบว่าจะให้ค่าพารามิเตอร์ต่าง ๆ สูงกว่าการทดลองควบคุม เช่นเดียวกับการเติมน้ำแป้งถั่วเหลืองลงไปทุกระดับความเข้มข้น แสดงว่าการใช้แป้งถั่วเหลือง หรือน้ำแป้งถั่วเหลืองเป็นแหล่งไนโตรเจน จะช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการผลิต

ເອການອດ ແລະ ເພີ່ມປະສິທິກາພໃນການໃຫ້ນໍາຕາລຂອງຍືສຕໍໄດ້ ເນື່ອຈາກແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງອຸຄມສມນູຮຸນ໌ໄປດ້ວຍໂປຣຕິນແລະ ລືປິດ ທີ່ຈາຍຕ່ອກນໍາໄປໃຊ້ຂອງຍືສຕໍ (Li, 1995) ໂດຍແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງເປັນແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນທີ່ປະກອບໄປດ້ວຍສາຮອາຫາຮຫລາຍນິດ ໂດຍຄືດເປັນນໍາຫັກຕ່ອງ 100 ກຣັມຂອງແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງ ດັ່ງນີ້ ໂປຣຕິນ 34.2 ກຣັມ ໄກມັນອື່ມຕ້ວ 3.4 ກຣັມ ນໍາຕາລ 5.5 ກຣັມ ໂໜ້າເມີນ 19.5 ມີລັດກຣັມ ວິຕາມິນບີ້ໜຶ່ງ (B1) 0.01 ມີລັດກຣັມ ວິຕາມິນບີ້ສອງ (B2) 0.02 ມີລັດກຣັມ ແຄລເຊີຍມ 272 ມີລັດກຣັມ ແລະ ເຫັນ 5.86 ມີລັດກຣັມ ເປັນຕົ້ນ (ກາຄພນວກ ກ ຂຶ້ວ 3.1) ຜລທີ່ໄດ້ສອດຄລ້ອງກັບກາຮົດຄລອງຂອງ Damiano and Wang (1985) ທີ່ກົດລອງພລິຕເອການອດດ້ວຍວິທີແບບແບບຕັ້ງ ແລະ ແບບຕ່ອງເນື່ອງດ້ວຍຍືສຕໍ *S. cerevisiae* ແລະ ເຕີມແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງເປັນແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນ ພບວ່າເມື່ອໄກ້ຄວາມເຂັ້ມື້ນໍາ ຂອງແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງ 1 ແລະ 2 ກຣັມຕ່ອດລົດ ຈະເພີ່ມປະສິທິກາພກາຮົດ 15.5 % ແລະ 20.2 % ຕາມລຳດັບ Viegas, Correia, and Novais (1985, a) ໄດ້ທຳກາຮົດຄລອງໜັກເອການອດແບບຕັ້ງດ້ວຍຍືສຕໍ *S. Bayanus* ໂດຍໃຊ້ອາຫາຮອ່າງຈ່າຍ (Simple Medium) ແລະ ເຕີມແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງເປັນແລ່ລ່ງໂປຣຕິນ ແລະ ລືປິດ ພບວ່າເມື່ອເຕີມແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງເຂັ້ມື້ນໍາ 4 % (w/v) ຈະສາມາດຮັບຊ່າຍເພີ່ມຈຳນວນກາຮົດຂຶ້ວິຕຂອງເໜີລີຍືສຕໍໄດ້ ແລະ ຊ່ວຍໄກ້ກາຮົດໜັກເອການອດໄດ້ເອການອດທີ່ຄວາມເຂັ້ມື້ນໍາ 12.8 % (w/v) ກາຍໃນເວລາ 64 ຂ້າວໂມງ ແລະ Viegas, Correia, and Novais (1985, b) ໄດ້ທຳກາຮົດຄລອງໜັກເອການອດອ່າງຮວດເຮົວດ້ວຍຍືສຕໍ *S. bayanus* ໂດຍມີກາຮົດເຕີມແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງລົງໄປເປັນແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນ ພບວ່າເມື່ອທຳກາຮົດໜັກເອການອດດ້ວຍອາຫາຮອ່າງຈ່າຍ (Simple Medium) ແລະ ເຕີມແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງລົງໄປ 2 ກຣັມຕ່ອດລົດ ຈະໜ່ວຍເພີ່ມປະສິທິກາພໃນກາຮົດ ດ້ວຍກາເພີ່ມອ້ອກກາຮົດພລິຕເອການອດ ຊ່ວຍໃນກາຮົດຍ່ອຍນໍາຕາລໄດ້ຕີ ແລະ ທຳໄໝໄດ້ປ່ອຮັ້ນຕີເອການອດສູງຄົງ 14 % (v/v) ແຕ່ໃນການໃຫ້ແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງເປັນແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນ ຈະພບວ່າໃຫ້ຄ່າອ້ອກພລິຕຍືສຕໍທີ່ສູງນາກ ໂດຍມີຄ່າອຸ່ຽງຮ່ວ່າງ 0.07-0.08 ສາເຫັນນໍາຈະເກີດຈາກຕະກອນຂອງແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງ ທີ່ເກີດຂຶ້ນໃນກາຮົດ ຈະທຳໄໝຄ່ານໍາຫັກຍືສຕໍແໜ່ງສູງຂຶ້ນ ຈຶ່ງສ່າງຜລທຳໄໝໄດ້ຄ່າອ້ອກພລິຕຍືສຕໍທີ່ສູງນາກ

ຈາກກາຮົດຄລອງແປ່ງຜັນໜົດຂອງແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນທີ່ຮະດັບຄວາມເຂັ້ມື້ນໍາຕ່າງໆ ພບວ່າ ການໃຫ້ແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນທີ່ຕ່າງໆ ທີ່ຈະໄຫ້ພລກກາຮົດຄລອງທີ່ແຕກຕ່າງກັນຈີ່ນີ້ອູ້ກັບລັກນະຂອງໂຄຮສ້າງ ແລະ ອົງກໍປະກອບຂອງແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນ ໂດຍສາຮກດຈາກຍືສຕໍ ແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງ ແລະ ນໍາແປ່ງຄ້ວ່າເຫຼືອງ ທີ່ມີອົງກໍປະກອບໜັບໜ້ອນ ແລະ ມີສາຮອາຫາຮຕ່າງໆ ນາກນາຍ ຈະໜ່ວຍເພີ່ມກາຮົດພລິຕເອການອດໄດ້ຕີກ່າວ່າ ການໃຫ້ແອນໂມນີ່ນີ້ມີໜັບໜ້ອນ ແລະ ຍູ້ເຮົາທີ່ມີອົງກໍປະກອບໄໝໜັບໜ້ອນ ແລະ ໄມ່ມີສາຮອາຫາຮ ໂດຍ Cruz, Batistote, and Ernandes (2003) ໄດ້ກໍລ່າວ່ວ່າ ພລຂອງກາຮົດພລິຕເອການອດ ພລພລິມວລເໜີລີ ແລະ ກາຮົດຂຶ້ວິຕຂອງຍືສຕໍຈາກກາຮົດໜັກທີ່ແຕກຕ່າງກັນ ນອກຈາກຈະເກີດຈາກການໃຫ້ແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນທີ່ມີໂຄຮສ້າງ ແລະ ອົງກໍປະກອບທີ່ໜັບໜ້ອນແຕກຕ່າງກັນແລ້ວ ຍັງຈີ່ນີ້ອູ້ກັບ ຜົນຂອງສາຍພັນຫຼຸງຍືສຕໍ ກະບວນກາຮົດອລິ້ນຂອງຍືສຕໍ ແລະ ຜົນຂອງອາຫາຮເລື່ອງເຊື້ອດ້ວຍ ສ່ວນການໃຫ້ແລ່ລ່ງໃນໂຕຣເຈນ

ชนิดเดียวกัน ที่ระดับความเข้มข้นต่างกัน พบว่า การใช้แหล่งในโตรเจนบางชนิดเมื่อเพิ่มความเข้มข้นให้สูงขึ้น การผลิตออกาโนลก็จะเพิ่มขึ้นด้วย เช่น การใช้สารสกัดจากยีสต์ และน้ำเปลี่ยงถัวเหลือง เป็นต้น แต่การใช้แหล่งในโตรเจนบางชนิดเมื่อเพิ่มความเข้มข้นให้สูงขึ้น การผลิตออกาโนลจะมีค่าคงที่ เช่น ญูเรีย และการใช้แหล่งในโตรเจนบางชนิดเมื่อเพิ่มความเข้มข้นให้สูงขึ้น การผลิตออกาโนลจะลดลง เช่น แอมโมเนียมซัลเฟต และน้ำเปลี่ยงถัวเหลือง เป็นต้น โดยพบว่าการเพิ่มขึ้นของค่าการผลิตออกาโนลเมื่อเติมสารสกัดจากยีสต์ และน้ำเปลี่ยงถัวเหลือง จะมีค่าไม่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p<0.05$) คล้ายกับการทดลองของ Li (1995) ที่ได้ทำการหมักออกาโนลจากน้ำตาลหัวบีท โดยใช้เปลี่ยงถัวเหลืองเป็นแหล่งในโตรเจนพบว่า เมื่อเพิ่มความเข้มข้นของเปลี่ยงถัวเหลืองจาก 1 กรัมต่อลิตร ไปจนถึง 3 กรัมต่อลิตร พบร่วมค่าปริมาณออกาโนลโดยปริมาตรมีค่าสูงขึ้น แต่มีค่าไม่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ

เมื่อพิจารณาเฉพาะค่าความเข้มข้นออกาโนลโดยปริมาตร และค่าความเข้มข้นออกาโนลโดยน้ำหนัก นำมาทำการทดสอบทางสถิติโดยทำการวิเคราะห์ความแปรปรวนแบบหลายทาง (Multiple Factor ANOVA) และทำการทดสอบความแตกต่างของค่าเฉลี่ย โดยใช้การทดสอบหลังการวิเคราะห์ความแปรปรวน (Post Hoc Comparison) ทำการเปรียบเทียบเชิงชั้น (Multiple Comparison) แบบ Duncan's New Multiple Range Test พบร่วมปัจจัยชนิดของแหล่งในโตรเจนที่เป็นสารสกัดจากยีสต์ เปลี่ยงถัวเหลือง และน้ำเปลี่ยงถัวเหลือง จะให้ค่าไม่แตกต่างกันเมื่อเปรียบเทียบค่าเฉลี่ยกันเอง แต่จะให้ค่าแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p<0.05$) เมื่อเทียบกับแหล่งในโตรเจนแหล่งอื่น และการทดลองควบคุม ส่วนปัจจัยระดับความเข้มข้นของแหล่งในโตรเจน ไม่มีผลทำให้เกิดความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ ($p<0.05$) เมื่อเปรียบเทียบกับการทดลองควบคุม แสดงให้เห็นว่าการใช้แหล่งในโตรเจนทั้ง 3 ชนิดนี้ให้ปริมาณออกาโนลที่สูง ไม่แตกต่างกัน แต่เนื่องจากการใช้สารสกัดจากยีสต์ เป็นแหล่งในโตรเจนจะมีต้นทุนที่สูง ส่วนการใช้เปลี่ยงถัวเหลืองเป็นแหล่งในโตรเจน จะก่อให้เกิดปัญหาในการหมัก คือเกิดตะกอนทำให้รบกวนการหาค่าน้ำหนักเซลล์แห้ง ได้ดังนั้นแหล่งในโตรเจนที่เหมาะสมที่สุดคือ น้ำเปลี่ยงถัวเหลือง โดยใช้ที่ระดับความเข้มข้น 1 กรัมต่อลิตร

การหมักออกาโนลแบบแบนต์โดยขยายขนาดเป็น 3 ลิตร

นอกจากปัจจัยของแหล่งควรบันและแหล่งในโตรเจน จะส่งผลต่อการผลิตออกาโนลแล้ว ปัจจัยทางกายภาพ เช่น การกวาน ก็มีผลต่อการผลิตออกาโนลเช่นกัน จากการศึกษาผลของความเร็วในการกวานของการผลิตออกาโนลแบบแบนต์ในถังหมักขนาด 5 ลิตร ที่มีปริมาตรในการหมักทั้งหมด 3 ลิตร เมื่อพิจารณาผลของปัจจัยความเร็วในการกวานต่อการผลิตออกาโนล

จากการทดลองของ Bossewell, Nienow, and Hewitt (2002) ที่ทำการหมัก醪ثانอลจากเบร์ตที่ความเข้มข้นเริ่มต้น 16°P ใช้เชื้อ *S. cerevisiae* โดยมีการแปรพันธุ์ด้วยความเร็ว 150, 300, 450 และ 600 รอบต่อนาที พบว่า เมื่อเพิ่มความเร็วในการการณ์จะช่วยเพิ่มอัตราเร็วในการหมัก และทำให้เวลาในการหมักสั้นลง แต่ไม่ส่งผลกระทบต่อค่าความเข้มข้นของ醪ثانอล นอกจากนี้การการณ์ในระดับที่ทำให้เกิดการปั่นป่วน (Turbulence) จะทำให้เกิดการส่งผ่านของสาร และกระบวนการแมตเทบลลิซึมเพิ่มขึ้น จากการทดลองเมื่อพิจารณาค่าความเข้มข้น醪ثانอลโดยปริมาตรและโดยน้ำหนัก พบว่า เมื่อเพิ่มความเร็วในการการณ์จาก 50 เป็น 200 รอบต่อนาที ค่าการผลิต醪ثانอลจะมีแนวโน้มเพิ่มขึ้น แต่เมื่อเพิ่มความเร็วในการการณ์เป็น 400 รอบต่อนาที ค่ากลับมีแนวโน้มลดลง ส่วนเมื่อพิจารณาค่าผลผลิต醪ثانอล พบว่าเมื่อเพิ่มความเร็วในการการณ์จาก 50 เป็น 100 รอบต่อนาที ค่าผลผลิต醪ثانอลจะมีแนวโน้มเพิ่มขึ้น และเมื่อเพิ่มความเร็วในการการณ์เป็น 200 รอบต่อนาที ค่าจะมีแนวโน้มคงที่ แต่เมื่อเพิ่มความเร็วเป็น 400 รอบต่อนาที ค่ากลับมีแนวโน้มลดลง โดยปกติแล้วค่าพารามิเตอร์ที่สามจะมีความสัมพันธ์สอดคล้องกัน แสดงว่าจะมีปัจจัยอย่างอื่น ที่ส่งผลร่วมต่อการผลิต醪ثانอลด้วยโดย Walker (1998) ได้กล่าวว่า อัตราการผลิต醪ثانอลจะถูกจำกัดโดยอัตราการใช้น้ำตาลของยีสต์ โดยกระบวนการขนส่งน้ำตาลของยีสต์จะเป็นปฏิกริยาควบคุมอันดับแรกของกระบวนการย่อยสลายน้ำตาลในกระบวนการหมักของยีสต์ (Does & Bisson, 1989) ซึ่งจากการทดลองพบว่า การใช้น้ำตาลของยีสต์ในแต่ละปัจจัยคือ การการณ์ด้วยความเร็ว 50, 100, 200 และ 400 รอบต่อนาที และการทดลองควบคุม จะมีค่าเท่ากับ 109.82, 108.68, 155.04, 166.02 และ 139.56 กรัมต่อลิตร ตามลำดับ พบว่าการการณ์ด้วยความเร็ว 400 รอบต่อนาที จะมีการใช้น้ำตาลที่ดีที่สุด และแสดงว่าความเร็วในการการณ์ 400 รอบต่อนาที จะช่วยเพิ่มประสิทธิภาพการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ได้ดีที่สุด ส่งผลให้ในการการณ์ด้วยความเร็วนี้มีค่าความเข้มข้น醪ثانอลโดยปริมาตรและโดยน้ำหนักสูงกว่าการทดลองควบคุม ในขณะที่การการณ์ด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที จะมีประสิทธิภาพการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ได้สูงกว่าการทดลองควบคุมเช่นกัน นอกจากนี้ยังให้ค่าผลผลิต醪ثانอล ค่าපอร์เซ็นต์醪ثانอลที่ได้เทียบกับทฤษฎี ที่สูงอีกด้วย จึงส่งผลให้ได้ค่าความเข้มข้น醪ثانอลโดยปริมาตรและโดยน้ำหนักสูงที่สุด ส่วนการการณ์ด้วยความเร็ว 50 และ 100 รอบต่อนาที จะมีประสิทธิภาพในการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ได้น้อยกว่าการทดลองควบคุม จึง ส่งผลให้ได้ค่าความเข้มข้น醪ثانอลโดยปริมาตรและโดยน้ำหนัก น้อยกว่าการทดลองควบคุมถึงแม้ว่าการการณ์ด้วยความเร็ว 100 รอบต่อนาที จะมีค่าผลผลิต醪ثانอลสูงที่สุดก็ตาม สำหรับค่าผลผลิต醪ثانอล พบว่า เมื่อใช้ความเร็วในการการณ์เท่ากับ 100 และ 200 รอบต่อนาที จะให้ค่าผลผลิต醪ثانอลที่สูงกว่าการทดลองควบคุม ส่วนการการณ์ด้วยความเร็ว 50 และ 400 รอบต่อนาที จะให้ค่าต่ำกว่าการทดลองควบคุม โดยการการณ์ด้วยความเร็ว

100 รอบต่อนาที จะให้ค่าสูงกว่าการกวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที แสดงให้เห็นว่าการกวนด้วยความเร็ว 100 รอบต่อนาที จะมี ประสิทธิภาพในการหมักดีกว่าการกวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที สำหรับค่าผลผลิตมวลเซลล์ พบว่าเมื่อกวนด้วยความเร็ว 50 และ 100 รอบต่อนาที จะให้ค่าสูงกว่าการทดลองควบคุม ส่วนการกวนด้วยความเร็ว 200 และ 400 รอบต่อนาที จะให้ค่าเท่ากัน และน้อยกว่าการทดลองควบคุม ตามลำดับ ผลที่ได้นี้ตรงข้ามกับรายงานของ Boswell, Nienow, and Hewitt (2002) ที่กล่าวว่า การเพิ่มความเร็วในการกวนให้สูงขึ้นปริมาณมวลเซลล์จะสูงขึ้นด้วย แสดงว่าจะมีปัจจัยอื่น ๆ ที่ส่งผลร่วมต่อผลผลิตมวลเซลล์ เช่น ผลของการเข้มข้นของ醪anol โดย Jones, Pamment, and Greenfield (1981) ได้กล่าวว่า เ醪anol เป็นปัจจัยแรกที่ส่งผลต่อการผลิต醪anol การเจริญของยีสต์ และการหมัก เมื่อความเข้มข้นของ醪anol สูงขึ้น ก็จะส่งผลทำให้อัตราการเจริญของยีสต์ลดลง ในการวิจัยครั้งนี้พบว่า การกวนด้วยความเร็ว 200 และ 400 รอบต่อนาที จะให้ปริมาณ醪anol ที่สูง และให้ค่าผลผลิตมวลเซลล์ที่ต่ำ แสดงว่าการลดลงของผลผลิตมวลเซลล์เป็นผลมาจากการกวนด้วยความเร็วที่สูง รวมกับผลของการเข้มข้นของ醪anol ที่สูง ซึ่งในขั้นตอนการวิเคราะห์หน้าหนองเซลล์ยีสต์แห้ง (Cell Dry Weight) จะทำการบันทึกวิธีแยกเซลล์ยีสต์ออกจากน้ำหมักด้วยความเร็วที่สูง (10,000 รอบต่อนาที) จึงอาจทำให้เซลล์ยีสต์แตกได้ทำให้โครงสร้างภายในของเซลล์ละลายปะปนกับน้ำหมัก ส่งผลทำให้ได้ค่ามวลเซลล์น้อยลง

เมื่อพิจารณาค่าพารามิเตอร์ต่าง ๆ เพื่อทำการคัดเลือกสภาพที่เหมาะสมที่สุดในการผลิต醪anol แบบแบนแบบตัว พบร่วมกับการกวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที น่าจะเป็นปัจจัยที่เหมาะสมที่สุด เนื่องจากเป็นปัจจัยที่ช่วยให้เกิดการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ยีสต์ และมีการทำให้ยีสต์กระบวนการเมแทบอลิซึมที่ดี โดยสังเกตจากค่าการผลิต醪anol ที่สูดคือมีค่า 10.12 % (v/v) และ 79.35 กรัมต่อลิตร ตามลำดับ มีค่าการใช้น้ำตาลได้คือ คือ 155.04 กรัมต่อลิตร และยังให้ค่าปริมาณน้ำตาลที่เหลือจากการหมักน้อยที่สุดด้วย นอกจากนี้ยังให้ค่าผลผลิต醪anol และค่าเบอร์เซ็นต์醪anol ที่ได้เทียบกับทฤษฎีที่สูง

นอกจากนี้ยังมีรายงานการวิจัยอื่น ๆ ที่ใช้แป้งมันสำปะหลังเป็นวัตถุคิดในการผลิต醪anol ได้แก่ Ueda, Zenin, Monteiro, and Park (1981) ได้ทำการผลิต醪anol จากแป้งมันสำปะหลัง 5 ชนิด โดยนำแป้งมันสำปะหลัง 180 กรัมมาอยู่ด้วยอีนไซม์จากเชื้อราก และทำการหมักด้วยยีสต์ *S. cerevisiae* พบว่าเมื่อใช้แป้งมันสำปะหลัง SRT-59 จะได้醪anol เข้มข้น 16.54 กรัม โดยให้ค่าเบอร์เซ็นต์醪anol เทียบกับทฤษฎีสูงเท่ากับ 99.6 % แต่เมื่อใช้แป้งมันสำปะหลัง IAC จะได้醪anol เข้มข้น 19.57 กรัม คิดเป็นเบอร์เซ็นต์醪anol เทียบกับทฤษฎีได้เท่ากับ 97.4 % ตามลำดับ ก็ต่าง อยู่นาน, จิรศักดิ์ คงเกียรติชร และกนก รัตนกนกชัย (2547) ได้ทำการผลิต醪anol แบบแบนโดยใช้ *S. cerevisiae* จากเปลือกมันสำปะหลัง โดยใช้ปริมาณ

น้ำตาลรีดิวซ์เริ่มต้น 12.41 กรัมต่อลิตร โดยอุณหภูมิเพิ่มขึ้น 5.54 กรัมต่อลิตร Amutha and Gunasekaran (2001) ได้ทำการผลิตอาหารอลูบแบบแบตช์จากแป้งมันสำปะหลังโดยใช้เชื้อ *Z. mobilis* และ *S. diastaticus* ที่ถูกตรึงเซลล์ไว้ร่วมกัน พบว่าสามารถผลิตอาหารอลูบเพิ่มขึ้น 46.7 กรัมต่อลิตร จากแป้งมันสำปะหลัง 150 กรัมต่อลิตร นอกจากนี้ในการทดลองหมักแบบแบตช์พบว่าจะให้ปริมาณอาหารอลูบเพิ่มขึ้นถึง 53.5 กรัมต่อลิตร

เมื่อพิจารณาเฉพาะค่าความเข้มข้นอาหารอลูบปริมาตร และค่าความเข้มข้นอาหารอลูบโดยน้ำหนัก นำมาทำการทดสอบทางสถิติโดยทำการวิเคราะห์ความแปรปรวนแบบหลายทาง (Multiple Factor ANOVA) และทำการทดสอบความแตกต่างของค่าเฉลี่ย โดยใช้การทดสอบหลังการวิเคราะห์ ความแปรปรวน (Post Hoc Comparison) ทำการเปรียบเทียบเชิงชั้น (Multiple Comparison) แบบ Duncan's New Multiple Range Test พบว่า ในสภาวะการกวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที จะให้ค่าแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p<0.05$) เมื่อเทียบกับสภาวะในการหมักแบบอื่น แสดงว่าที่การกวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที หมายความในการผลิตอาหารอลูบแบบแบตช์ โดยใช้น้ำตาลที่ได้จากการย่อยขมันสำปะหลังเป็นแหล่งคาร์บอน และใช้น้ำแป้งถั่วเหลืองเพิ่มขึ้น 1 กรัมต่อลิตร เป็นแหล่งไนโตรเจน

การหมักอาหารอลูบแบบเฟดแบตช์โดยขยายขนาดเป็น 3 ลิตร

จากการศึกษาผลของอัตราการเติมอาหาร (Feed Rate, F) เมื่อคำนวณอัตราการเติมอาหารจากสมการ $F=F_0e^{\mu t}$ โดยให้ค่า $\mu=\mu_{max}$ $\mu=2/3\mu_{max}$ และ $\mu=1/3\mu_{max}$ ต่อการผลิตอาหารอลูบแบบเฟดแบตช์ในถังหมักขนาด 5 ลิตร ที่มีปริมาตรในการผลิตเริ่มต้นเท่ากับ 1,000 มิลลิลิตร โดยประกอบด้วย สารละลาย SCS ปริมาตร 670 มิลลิลิตร หัวเชือยีสต์ปริมาตร 300 มิลลิลิตร และน้ำแป้งถั่วเหลืองเพิ่มขึ้น 1 กรัมต่อลิตร ปริมาตร 30 มิลลิลิตร ทำให้ได้ความเข้มข้นของน้ำตาลรีดิวซ์เริ่มต้นประมาณ 100 กรัมต่อลิตร ทำการหมักแบบแบตช์จนถึงเวลา 6 ชั่วโมง จึงมีการเติมสารละลาย SCS (Feed Medium) ที่เตรียมไว้ 2,000 มิลลิลิตร ลงไป ด้วยอัตราการเติมดังกล่าว ข้างต้น ซึ่งในการเติมแต่ละครั้งจะมีการปรับความเร็วในการเติมอาหารให้เพิ่มขึ้นแบบทวีคูณ (Exponential Feed) ในชั่วโมงที่ 6, 8 และ 10 หลังจากชั่วโมงที่ 10 จึงทำการปรับความเร็วในการเติมอาหารให้คงที่ (Constant Feed) ทำการหมักจนครบเวลา 72 ชั่วโมง พบว่า เมื่อปรับอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu=\mu_{max}$ และ $\mu=2/3\mu_{max}$ จะให้ค่าการผลิตอาหารอลูบสูงกว่าการทดลองควบคุมโดยการปรับอัตราการเติมให้ค่า $\mu=2/3\mu_{max}$ จะให้ค่าการผลิตอาหารอลูบสูงที่สุด รองลงมาคือการปรับอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu=\mu_{max}$ ส่วนการปรับอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu=1/3\mu_{max}$ จะให้ค่า การผลิตอาหารอลูบน้อยกว่าการทดลองควบคุม ตามลำดับ แต่มีพิจารณาค่า

ผลผลิตอาหารลด พนบว่าการปรับอัตราการให้อาหารโดยให้ค่า $\mu = 1/3 \mu_{max}$ จะมีค่าสูงที่สุด รองลงมาคือ การปรับอัตราการให้อาหารโดยให้ค่า $\mu = 2/3 \mu_{max}$ และ $\mu = \mu_{max}$ ตามลำดับ ซึ่งโดยปกติแล้ว ค่าพารามิเตอร์ที่ stagnate จะมีความสัมพันธ์สอดคล้องกัน แสดงว่าที่อัตราการเติม โดยให้ค่า $\mu = \mu_{max}$ และ $\mu = 2/3 \mu_{max}$ ที่ให้ค่าการผลิตอาหารลดได้สูงนั้นน่าจะเกิดจากปัจจัยอื่นร่วมด้วย โดยเมื่อพิจารณาค่าการใช้น้ำตาลจะพบว่าในการปรับอัตราการเติมอาหารให้ค่า $\mu = \mu_{max}$ $\mu = 2/3 \mu_{max}$ และ $\mu = 1/3 \mu_{max}$ จะมีค่าเท่ากัน 148.19, 143.69 และ 129.27 กรัมต่อวินาทีตามลำดับ และแสดงว่าการปรับอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu = \mu_{max}$ จะมีการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ยีสต์ได้มากที่สุด เนื่องจากเป็นการเติมน้ำตาลลงไปสัมพันธ์กับการเจริญของยีสต์ จึงทำให้ได้ค่าการผลิตอาหารลดที่สูง แต่ให้ค่าผลผลิตอาหารลด และค่าเบอร์เซ็นต์อาหารลดที่ได้เทียบกับทฤษฎีน้อยที่สุด และการปรับอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu = 2/3 \mu_{max}$ ที่มีการส่งผ่านน้ำตาลได้ดีกว่าการทดลองควบคุม เนื่องจากเป็นการเติมอาหารลงไปด้วยความเร็วที่ใกล้เคียงกับการเจริญของยีสต์ นอกจากนี้ยังให้ค่าผลผลิตอาหารลดที่สูงกว่าการทดลองควบคุม จึงทำให้ได้ค่าการผลิตอาหารลดที่สูงที่สุด ส่วนการปรับอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu = 1/3 \mu_{max}$ ที่ให้ค่าการผลิตอาหารลดที่น้อยกว่าการทดลองควบคุม แต่ให้ค่าผลผลิตอาหารลดสูงที่สุดนั้น เกิดจากการเติมน้ำตาลลงไปด้วยอัตราที่ช้ากว่าการเจริญของยีสต์มาก ทำการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ยีสต์ได้น้อยลงแต่ยีสต์จะมีการใช้น้ำตาลได้อย่างมีประสิทธิภาพมากขึ้น จึงทำให้ได้ค่าการผลิตอาหารลดที่น้อยลง แต่จะให้ค่าผลผลิตอาหารลดและเบอร์เซ็นต์อาหารลดที่ได้เทียบกับทฤษฎีสูงที่สุด และคงให้เห็นว่าสภาวะที่จะทำให้มีการผลิตอาหารลดได้ดีที่สุด คือสภาวะที่ทำให้เกิดการส่งผ่านน้ำตาลเข้าสู่เซลล์ยีสต์ได้มากที่สุด และทำให้ยีสต์มีกระบวนการเมแทบอลิซึมที่ดีที่สุด

Koshimizu, et. al. (1984) กล่าวว่าในการผลิตอาหารลดในระดับอุตสาหกรรมจะใช้เวลาในการเติมอาหารให้เต็มถังหนักอยู่ระหว่าง 5 ถึง 10 ชั่วโมง โดยการเติมอาหารลงไปถ้าใช้เวลาน้อยกว่า 5 ชั่วโมงจะทำให้เกิดฟองในการหมักได้ ส่วนการเติมอาหารลงไปถ้ามากกว่า 10 หรือ 12 ชั่วโมง จะทำให้ได้อัตราการผลิตที่น้อยลงได้ ผลที่ได้คล้ายกับการทดลองในที่นี้ ซึ่งพบว่าเมื่อลดอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu = \mu_{max}$ $\mu = 2/3 \mu_{max}$ และ $\mu = 1/3 \mu_{max}$ จะมีระยะเวลาในการเติมอาหารมากขึ้นเท่ากับ 19, 41 และ 59 ชั่วโมงตามลำดับ และได้อัตราการผลิตอาหารลดที่ระยะเวลา 72 ชั่วโมงน้อยลง โดยมีค่าเท่ากับ 0.96, 0.96 และ 0.91 กรัมต่อวินาทีต่อชั่วโมง ตามลำดับ แต่เมื่อพิจารณาค่าอัตราการผลิตอาหารลดที่ระยะเวลา 24 ชั่วโมง จะพบว่าเมื่อลดอัตราการเติมอาหารโดยให้ค่า $\mu = \mu_{max}$ $\mu = 2/3 \mu_{max}$ และ $\mu = 1/3 \mu_{max}$ จะมีแนวโน้มที่สูงขึ้นโดยให้ค่าเท่ากับ 1.80, 2.38 และ 2.65 กรัมต่อวินาทีต่อชั่วโมง ตามลำดับ ผลที่ได้สอดคล้องกับ Carvalho, et. al. (1990) ที่กล่าวว่าการ

ปรับอัตราการเติมอาหาร โดยใช้การเติมอาหารแบบทวีคูณ (Exponential Feed) จะช่วยเพิ่มอัตราผลผลิตอาหารออลในช่วงระยะเวลาในการเติมอาหารลงไปเท่านั้น

เมื่อพิจารณาเฉพาะค่าความเข้มข้นอาหารออลโดยปริมาตร และค่าความเข้มข้นอาหารออลโดยน้ำหนัก นำมาทำการทดสอบทางสถิติโดยทำการวิเคราะห์ความแปรปรวนแบบหลายทาง (Multiple Factor ANOVA) และทำการทดสอบความแตกต่างของค่าเฉลี่ย โดยใช้การทดสอบหลังการวิเคราะห์ ความแปรปรวน (Post Hoc Comparison) ทำการเปรียบเทียบเชิงซ้อน (Multiple Comparison) แบบ Duncan's New Multiple Range Test พบว่า สภาวะการให้อาหารโดยให้ค่า $\mu = \mu_{max}$ และ $\mu = 2/3 \mu_{max}$ จะมีค่านัยสำคัญที่เท่ากัน และมีความแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) เมื่อเทียบกับสภาวะในการหมักแบบอื่น

ในการเปรียบเทียบการหมักแบบแบบตซ์ และการหมักแบบเฟดแบบตซ์ โดยพิจารณาเฉพาะค่าความเข้มข้นอาหารออลโดยปริมาตร และค่าความเข้มข้นของอาหารออลโดยน้ำหนัก นำมาทำการทดสอบทางสถิติโดยทำการวิเคราะห์ความแปรปรวนแบบหลายทาง (Multiple Factor ANOVA) และทำการทดสอบความแตกต่างของค่าเฉลี่ย โดยใช้การทดสอบหลังการวิเคราะห์ความแปรปรวน (Post Hoc Comparison) ทำการเปรียบเทียบเชิงซ้อน (Multiple Comparison) แบบ Duncan's New Multiple Range Test พบว่า สภาวะการหมักแบบแบบตซ์โดยใช้การวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที จะให้ค่าแตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ ($p < 0.05$) เมื่อเทียบกับสภาวะในการหมักแบบอื่น ๆ ผลที่ได้นี้คล้ายกับการทดลอง Roukas (1996) ที่ได้ทดลองหมักอาหารออลจากน้ำตาลจากหัวบีท ด้วยเชื้อสตอร์ *S. cerevisiae* ในรูปแบบตัวเซลล์ และรูปแบบตรึงเซลล์ พบว่าในการหมักแบบแบบตซ์โดยใช้ตัวเซลล์ เมื่อใช้น้ำตาลเริ่มต้น 150 กรัมต่อลิตร นาน 24 ชั่วโมงจะได้อาหารออลเข้มข้น 43 กรัมต่อลิตร และเมื่อทำการหมักแบบเฟดแบบตซ์ โดยใช้น้ำตาลเริ่มต้น 150 กรัมต่อลิตร นาน 24 ชั่วโมง พบว่าจะได้อาหารออลเข้มข้น 25 กรัมต่อลิตร แต่เมื่อใช้น้ำตาลเริ่มต้นเท่ากับ 250 กรัมต่อลิตร จะได้อาหารออลเข้มข้น 53 กรัมต่อลิตร แต่ในการทดลองของ Caylak (1998) ได้ทำการหมักอาหารออลด้วยเชื้อสตอร์ *S. cerevisiae* โดยใช้อาหารเลี้ยงเชื้อที่ประกอบด้วย ซูโครส 22 % Yeast Extract 3% Peptone 0.5 % $(\text{NH}_4)_2\text{HPO}_4$ 0.15 % และ MgSO_4 3 % ทำการหมักแบบแบบตซ์ เฟดแบบตซ์ ต่อเนื่อง (Continuous) และกึ่งต่อเนื่อง (Semi-Continuous) พบว่าการหมักแบบแบบตซ์จะมีความเข้มข้นของน้ำตาลในการหมักเท่ากับ 220 กรัมต่อลิตร ใช้เวลาในการหมักนาน 96 ชั่วโมง จึงเสริจสิ้นการหมัก ได้ความเข้มข้นอาหารออลโดยปริมาตร และโดยน้ำหนักเท่ากับ 8.76 % (v/v) และ 96.71 กรัมต่อลิตร ตามลำดับ ส่วนการหมักแบบเฟดแบบตซ์ จะมีความเข้มข้นของน้ำตาลในการหมักเริ่มต้น 100 กรัมต่อลิตร และมีความเข้มข้นของน้ำตาลใน Feed Medium เท่ากับ 540 กรัมต่อลิตร ใช้เวลาในการหมักนาน 240 ชั่วโมง จึงเสริจสิ้นการหมัก ได้ความเข้มข้นอาหารออลโดยปริมาตร และโดยน้ำหนัก

เท่ากับ 9.88 % (v/v) และ 341.06 กรัมต่อลิตร และ ในการหมักแบบเฟดแบตช์ ที่ระยะเวลา 96 ชั่วโมง พบร่วงไข้ค่าความเข้มข้นอเลฟานอลโดยน้ำหนักประมาณ 120 กรัมต่อลิตร ซึ่งมากกว่าการทดลองแบบแบตช์

จากรายงานการทดลองดังกล่าวข้างต้น พบร่วงการหมักแบบแบตช์ และเฟดแบตช์มีปัจจัยหลายอย่างที่แตกต่างกัน เช่น ระยะเวลาในการหมัก พบร่วงการหมักแบบแบตช์จะใช้เวลาในการหมัก 3-4 วันก็เสร็จสิ้นกระบวนการหมัก ส่วนการหมักแบบเฟดแบตช์จะใช้เวลาในการหมักประมาณ 7-10 วัน จึงเสร็จสิ้นกระบวนการหมัก โดยสาเหตุที่การหมักแบบเฟดแบตช์ใช้เวลาในการหมัก กว่า เนื่องจากต้องใช้เวลาในการเติมอาหารลงไปในถังหมัก ระดับความเข้มข้นของอาหารที่ใช้ในถังหมัก พบร่วงการหมักแบบแบตช์จะใช้ความเข้มข้นของอาหารเริ่มต้นในถังหมักระดับเดียว ส่วนการหมักแบบเฟดแบตช์ในช่วงแรกของการหมักจะใช้ความเข้มข้นของอาหารน้อยกว่าการหมักแบบแบตช์ แต่หลังจากนั้นระดับความเข้มข้นของอาหารในถังหมักจะขึ้นอยู่กับอัตราการเติม Feed Medium ลงไป และระดับความเข้มข้นของอาหารใน Feed Medium

อย่างไรก็ตามในการทดลองครั้งนี้ยังไม่สามารถสรุปได้อย่างชัดเจนว่าการผลิตเอทานอลแบบแบตช์ให้ผลลัพธ์กว่าการผลิตเอทานอลแบบเฟดแบตช์ เนื่องจากข้อจำกัดของปัจจัยในการทดลอง บางอย่าง คือ ในการหมักแบบเฟดแบตช์ไม่ได้ศึกษาอัตราการเติมอาหารให้เพียงพอเพื่อหาสภาวะที่เหมาะสมต่อการหมักแบบเฟดแบตช์ การควบคุมความเข้มข้นของน้ำตาลใน Feed Medium ที่พอยาวยาในการเติมลงไปในถังหมัก และระยะเวลาในการหมักแบบเฟดแบตช์ที่พอยาวยา

สรุปผลการวิจัย

1. ยีสต์ *S. cerevisiae* TC6 ที่ดัดเดือกมาจากบริเวณน้ำทึบจากหอกลั่นเอทานอลของโรงงานผลิตเอทานอล มีความสามารถในการผลิตเอทานอลโดยใช้น้ำตาลที่ได้จากการย่อย เช่นมันสำปะหลังเป็นแหล่งการรับอนได้เท่ากับยีสต์ที่ใช้กันทั่วไปในโรงงานอุตสาหกรรม

2. การปรับปรุงการหมักโดยเติมน้ำเปลืองถ้วนเฉลี่องเข้มข้น 1 กรัมต่อลิตร ลงไปเป็นแหล่งในโตรเจน จะช่วยเพิ่มการผลิตเอทานอลให้สูงขึ้นอย่างมีนัยสำคัญ ($p<0.05$) เปรียบเทียบกับการเติมแอนโนเนียมซัลเฟต และ ยูเรีย ที่ระดับความเข้มข้น 1, 2, 4 และ 8 กรัมต่อลิตร และ การทดลองควบคุม โดยมีความเหมาะสมในการนำไปเป็นแหล่งในโตรเจนมากที่สุด เมื่อเปรียบเทียบกับสารสกัดจากยีสต์ และ เป็นถ้วนเฉลี่อง

3. การปรับปรุงการหมักแบบแบตช์โดยมีการกวนด้วยความเร็ว 200 รอบต่อนาที และ มีการเติมน้ำเปลืองถ้วนเฉลี่องเข้มข้น 1 กรัมต่อลิตร ลงไปเป็นแหล่งในโตรเจน จะช่วยเพิ่มการผลิต

ເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນອ່າງມີນັຍສຳຄັງ ($p<0.05$) ເມື່ອທີ່ບັນກັບສភາວະກາຮຽນດ້ວຍຄວາມເຮົວ 50, 100 ແລະ 400 ຮອບຕ່ອນາທີ ແລະ ກາຣທດລອງຄວາມຄຸມ

4. ກາຣປ່ຽນປ່ຽງກາຮຽນມັກແບບແພດແບຕ່ຈີ ໂດຍກາຣປ່ຽນອັຕຣາກາຮຽນມັກ ໂດຍໃຫ້ຄ່າ $\mu=\mu_{max}$ ແລະ $\mu=2/3\mu_{max}$ ໂດຍມີກາຮຽນດ້ວຍຄວາມເຮົວ 200 ຮອບຕ່ອນາທີ ແລະ ມີກາຮຽນ ນ້ຳແປ້ງຄ່າໜ້າເລື່ອງເຫັນຂຶ້ນ 1 ກຣັມຕ່ອລິຕົກ ລົງໄປເປັນແຫດ່ງໃນ ໂຕຣເຈນ ຈະໜ່ວຍເພີ່ມກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນອ່າງມີນັຍສຳຄັງ ($p<0.05$) ເມື່ອທີ່ບັນກັບກາຣປ່ຽນອັຕຣາກາຮຽນມັກ ໂດຍໃຫ້ຄ່າ $\mu=2/3\mu_{max}$ ແລະ ກາຣທດລອງຄວາມຄຸມ

5. ເມື່ອປ່ຽນທີ່ບັນກັບກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນແບບແພດແບຕ່ຈີ ແລະ ກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນແບບແພດແບຕ່ຈີ ໂດຍພິຈາລະເພະກ່າຄວາມເຂັ້ມຂຶ້ນເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນ ໂດຍປ່ຽນມາຕົວ ແລະ ຄ່າຄວາມເຂັ້ມຂຶ້ນຂອງເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນ ພວ່າສພາວະກາຮຽນມັກແບບແພດແບຕ່ຈີ ໂດຍໃຫ້ກາຮຽນດ້ວຍຄວາມເຮົວ 200 ຮອບຕ່ອນາທີ ຈະໃຫ້ຄ່າ ແຕກຕ່າງອ່າງມີນັຍສຳຄັງ ($p<0.05$) ເມື່ອທີ່ບັນກັບສພາວະກາຮຽນ ໃນກາຮຽນມັກແບບອື່ນ

ຫ້ອເສນອແນະ

1. ກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນແບບແພດແບຕ່ຈີ ຕ້ອງມີກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນ ເພື່ອຫ້ອເສນອແນະທີ່ເໝາະສົມທີ່ສຸດ ໃນກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນ
2. ສຶກຍາຫາຮະບະເວລາທີ່ເສົ້າສົ່ນກາຮຽນມັກ ອອງກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນ ເພື່ອຫ້ອເສນອແນະ
3. ຕ້ອງມີກາຮຽນມັກຮະຄັບຄັນ ຄວາມເຂັ້ມຂຶ້ນຂອງນໍ້າຕາລ ໃນ Feed Medium ໃຫ້ພອເໝາະ ໃນກາຮົດລົງໂຄລິຕົກເອຫານອລໄທ້ສູງຂຶ້ນ ເພື່ອໃຊ້ໃຫ້ໄດ້ຄວາມເຂັ້ມຂຶ້ນຂອງນໍ້າຕາລ ໃນລົງກາຮຽນມັກທ່ານັ້ນ 200 ກຣັມຕ່ອລິຕົກ