

บทที่ 2

ทบทวนเอกสาร

วิกฤตการณ์น้ำสะอาดโลก (The world's water crisis)

เมื่อเริ่มเข้าสู่ศตวรรษที่ 21 โลกเต็มไปด้วยความหลากหลายทางชีวภาพรวมทั้งประชากร โลกมากกว่า 6 พันล้านคน เป็นปัจจัยสำคัญในวิกฤตการณ์ปัญหาน้ำในปัจจุบันให้ทวีความรุนแรงมากยิ่งขึ้น โดยไม่มีการใช้และการจัดการอย่างถูกต้อง ก่อปัญหาอย่างรุนแรงต่อชีวิตประชาชนที่ยากจนที่ต้องใช้น้ำไม่สะอาดและเป็นแหล่งก่อเกิดโรคต่างๆ ได้ทำให้มีคุณภาพชีวิตต่ำและต้องอยู่ในสิ่งแวดล้อมที่เป็นอันตรายต่อสุขภาพ นอกจากนั้นยังขาดความรู้ความเข้าใจในการใช้น้ำอย่างพอเพียง

จากรายงานของ The World Water Development Report (WWDR) กล่าวว่าจำนวนประชากรที่เพิ่มสูงขึ้นและปัญหาทางสิ่งแวดล้อม สามารถทำให้วิกฤตการณ์น้ำสะอาดดีขึ้น ได้ด้วย การจัดการทำให้เกิดการจัดสรรน้ำอย่างถูกต้อง เป็นการเพิ่มเปอร์เซ็นต์น้ำสะอาดให้สามารถอุปโภคบริโภคได้ในประเทศที่กำลังพัฒนา การแก้ไขปัญหาวิกฤตการณ์น้ำต้องควบคุมไม่ให้รุนแรงขึ้นและต้องแก้ไขให้ได้ ซึ่งเป็นเป้าหมายหนึ่งของการประชุม Commission for Sustainable Development (CSD) ในค.ศ. 2002 และได้ตั้งเป้าหมายการแก้ไขปัญหาน้ำในปัจจุบันคือ ครึ่งหนึ่งของประชากรโลกจะต้องได้รับน้ำดื่นที่ปลอดภัยภายในค.ศ. 2015 ในการประชุม WWDR ในค.ศ. 2000 ได้เพิ่มหัวข้อการประชุมอีก 11 ข้อในข้อตกลงพื้นฐานคือ

1. ความปลอดภัย ประสิทธิภาพและสุขอนามัยของน้ำ
2. ความปลอดภัยทางอาหาร โดยเฉพาะคุณภาพและความเป็นพิษของน้ำ
3. การป้องกันและอนุรักษ์ระบบนิเวศน์อย่างยั่งยืน
4. การแบ่งปันแหล่งน้ำ เพื่อควบคุมความแตกต่างในการใช้น้ำ
5. ควบคุมความเสี่ยงที่จะก่อให้เกิดความเป็นพิษในน้ำ
6. เพิ่มน้ำดื่มของน้ำ โดยการจัดการน้ำในทางเศรษฐศาสตร์ สังคมศาสตร์ นิเวศวิทยา และวัฒนธรรม
7. ควบคุมการใช้น้ำอย่างถูกต้อง
8. ควบคุมความสะอาดของน้ำในโรงงานอุตสาหกรรม
9. การใช้น้ำในการผลิตพลังงานเชื้อเพลิง
10. ให้ความรู้พื้นฐานในการใช้น้ำอย่างถูกต้อง
11. การใช้น้ำในชุมชนที่มีการเจริญเติบโตของโลก

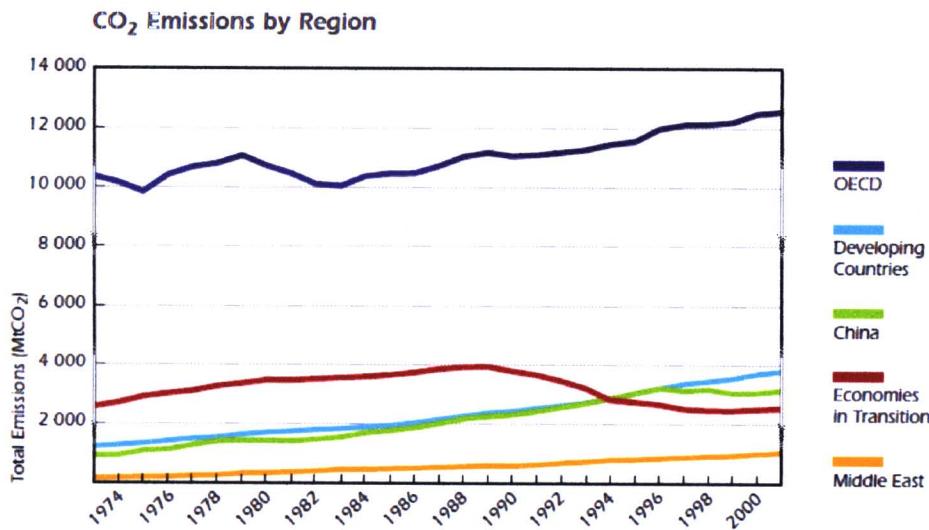
ถึงแม้ว่าโลกจะประกอบด้วยน้ำเป็นส่วนใหญ่ แต่มีเพียง 2.53% ที่เป็นน้ำจืดบนโลกนี้เป็นน้ำเค็ม น้ำจืดบางส่วนเป็นน้ำแข็งและถูกปักลุมด้วยหิมะอย่างหนาแน่น น้ำที่มีในแหล่งต่างๆ ของโลก รวมทั้งที่มนุษย์ได้เก็บไว้มีประมาณ 8,000 ลูกบาศก์กิโลเมตร (km^3) ซึ่งน้ำในแหล่งน้ำต่างๆ สามารถหมุนเวียนได้ โดยต้นไม้และdin จะดูดซึมน้ำ นำน้ำไปในบรรยายกาศแล้วกลับตัวให้หล่อเย็น แต่เนื่องด้วยการเริ่มต้นของบ้านเมืองและประชากรทำให้มีความต้องการน้ำมากขึ้น อีกทั้งปริมาณน้ำที่หมุนเวียนและที่มีจัดเก็บมีอยู่เพียง 62% ทำให้เกิดการขาดแคลนก่อให้เกิดปัญหาน้ำใช้ในที่สุด

แหล่งน้ำสะอาดในปัจจุบันลดจำนวนลงด้วยมลภาวะ โดยแต่ละวันมีการปล่อยของเสียประมาณ 2 ล้านตันลงสู่แหล่งน้ำรวมทั้งของเสียจากโรงงานอุตสาหกรรม สารเคมี ของเสียจากมนุษย์และการเกษตร มีการประมาณการว่าน้ำเสียทั่วโลกมีประมาณ 1,500 ลูกบาศก์กิโลเมตร (km^3) และกำลังจะเพิ่มปริมาณขึ้นเรื่อยๆ โดยคาดการณ์ว่าประชากรกว่า 2,000 ล้านคนใน 48 ประเทศจะประสบปัญหาการขาดแคลนน้ำ (World Water Assessment Programme, 2003)

วิกฤตการณ์น้ำมันเชื้อเพลิง

รายงานจาก International Energy Agency กล่าวว่าสมาชิกองค์กร The Organization for Economic Co-operation and Development (OECD) ได้ปล่อยก๊าซคาร์บอนไดออกไซด์ (CO_2) จากการเผาไหม้ของเชื้อเพลิงเพิ่มขึ้น 13% ระหว่างค.ศ. 1990 ถึงค.ศ. 2001 ซึ่งเพิ่มขึ้นจากค.ศ. 1973 ถึง 1990 ถึง 3.4% ทำให้ CO_2 จากประเทศไทย OECD มีปริมาณการปล่อย 81.1% จาก 77.7% ในค.ศ. 2001 (ภาพ 1)

การลดปริมาณการปล่อย CO_2 จากการเผาไหม้ของเชื้อเพลิงจะช่วยลดปัญหาสภาพอากาศโลกที่เปลี่ยนแปลงในปัจจุบัน การที่จะก่อให้เกิดการพัฒนาและความสำเร็จในการลดการปล่อย CO_2 จะต้องเกิดมาจากการเข้าใจในปัจจัยในด้านต่างๆ เช่น รายได้ประชากร ราคาน้ำมัน โครงสร้างทางเศรษฐกิจ วิถีชีวิต สภาพอากาศ ประสิทธิภาพการใช้พลังงาน และผลกระทบของพลังงาน ซึ่งปัจจัยเหล่านี้มีผลต่อการปล่อย CO_2 ทั้งสิ้น



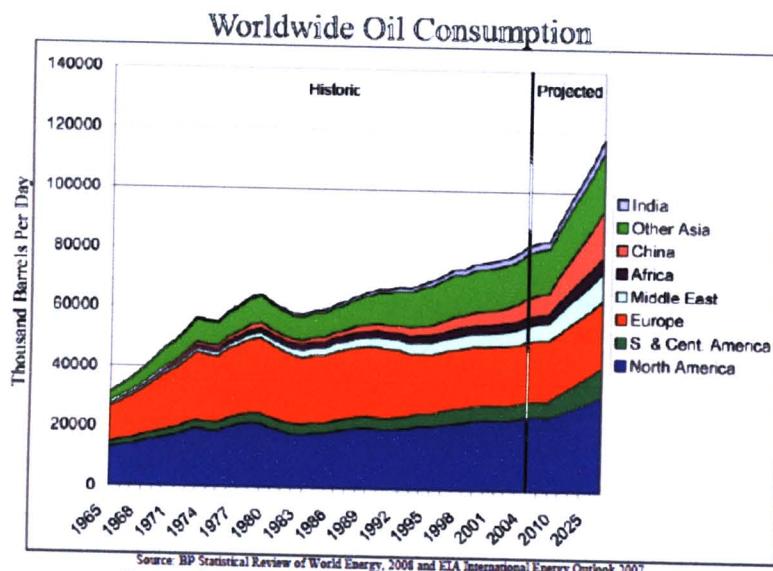
ภาพ 1 ปริมาณการปล่อยคาร์บอน dioxide ต่อละพื้นที่ (International Energy Agency, 2003)

ปริมาณการปล่อย CO₂ จากการเผาไหม้ของพลังงานฟอสซิลเพิ่มขึ้นจาก 20.7 พันล้านตัน (Gt) ในค.ศ. 1990 เป็น 23.7 พันล้านตันในค.ศ. 2001 ซึ่งมีการเพิ่มขึ้น 14.6% ประเทศในกลุ่ม OECD เป็นกลุ่มประเทศหลักที่มีการปล่อย CO₂ มาก ในค.ศ. 1970-1980 เป็นช่วงราคาน้ำมันและสภาพเศรษฐกิจโลกตกต่ำ แต่หลังจากปีค.ศ. 1980 เป็นต้นมาการใช้พลังงานก็เพิ่มขึ้นอย่างต่อเนื่อง ประเทศจีนเป็นประเทศที่มีการปล่อย CO₂ เป็นอันดับ 2 รองจากประเทศไทย สหรัฐอเมริกามีการปล่อย CO₂ สูงสุดในค.ศ. 1996 และลดลงเล็กน้อยจนถึงค.ศ. 2000 ซึ่งการเพิ่มขึ้นของปริมาณ CO₂ ขึ้นกับปริมาณผลิตภัณฑ์มวลรวมภายในประเทศ (GDP) ส่วนในประเทศที่กำลังพัฒนา (developing countries) เป็นกลุ่มประเทศที่มีการปล่อย CO₂ ขึ้นอย่างรวดเร็วในกลางค.ศ. 1980 ซึ่งมีการผลิตพลังงานตั้งต้น (Total primary energy supply: TPES) และการเติบโตของ GDP ซึ่งในประเทศกำลังพัฒนามีการใช้พลังงานเชื้อเพลิงจากฟอสซิลเป็นส่วนใหญ่

ในอดีตประเทศไทยกรรมจะมีการปล่อย CO₂ มากที่สุด แต่ปัจจุบันประเทศไทยในกลุ่ม OECD มีการปล่อย CO₂ มากเป็น 3 เท่าของค่าเฉลี่ยของโลกและมากกว่า 6 เท่าของประเทศที่กำลังพัฒนา ซึ่งปัจจัยที่สำคัญคือความมั่นคงในสภาพเศรษฐกิจ ชนิดของการพัฒนาเศรษฐกิจ สภาพอากาศ ทรัพยากรทางธรรมชาติ และการเจริญของประชากร การพัฒนาทางด้านเศรษฐกิจและการเพิ่มขึ้นของประชากรเป็นปัจจัยสำคัญที่ทำให้ความต้องการทางด้านพลังงานเพิ่มขึ้น ส่งผลในการปล่อย CO₂ ในกลุ่มประเทศ Economies in Transition (EITs) หลังค.ศ. 1990 มีสภาวะทางเศรษฐกิจ และจำนวนประชากรลดลง 3% ทำให้มีการปล่อย CO₂ ที่ลดลง แต่ประเทศจีนมีการเพิ่มขึ้นของสภาพทางเศรษฐกิจ 174% และประชากรเพิ่มขึ้น 12% รวมทั้งการเพิ่มจำนวนการผลิตน้ำมันดิบและก๊าซธรรมชาติทำให้มีการปล่อย CO₂ มากขึ้น (International Energy Agency, 2003)

ในค.ศ. 2008 ราคาน้ำมันโลกสูงขึ้นเกิน 140 เหรียญต่อบาร์เรล ในประเทศสหรัฐอเมริกามีราคาน้ำมันที่หัวจ่ายน้ำมันเฉลี่ยอยู่ที่ 4 เหรียญต่อกแกลลอน ซึ่งมีราคาสูงที่สุดเป็นประวัติการณ์ นอกจากนั้นยังต้องนำเข้าน้ำมันเชื้อเพลิงถึง 66% เนื่องจากน้ำมันในประเทศไม่เพียงพอ ซึ่งประเทศสหรัฐอเมริกามีกำลังการผลิตเพียง 2.5% ของปริมาณน้ำมันที่ใช้ภายในประเทศมีริโภคน้ำมัน 21 ล้านบาร์เรลต่อวัน ซึ่งถือเป็น 24% ของปริมาณน้ำมันที่ใช้ทั่วโลก มีการคาดการว่าความต้องการน้ำมันของประเทศสหรัฐอเมริกาเพิ่มขึ้น 10% ในอีก 10 ปีข้างหน้า (ภาพ 2)

ในประเทศจีนมีการใช้น้ำมันเชื้อเพลิงเพิ่มขึ้น 89% ในช่วง 10 ปีที่ผ่านมา ซึ่งมีปริมาณเพิ่มขึ้นถึง 9% ของปริมาณน้ำมันที่ใช้ทั่วโลก เช่นเดียวกับที่เกิดขึ้นกับประเทศไทยเดียวกัน การคาดการณ์น้ำมันสำรองทั่วโลกที่สามารถผลิตได้เพียงพอแค่ 41 ปีข้างหน้า เมื่อเทียบอัตราการผลิตในปัจจุบัน (Kessler and Begtrup, 2008)



ภาพ 2 ปริมาณการใช้น้ำมันเชื้อเพลิงของแต่ละพื้นที่ทั่วโลก (Kessler and Begtrup, 2008)

น้ำเวย์เต้าหู้ (Soybean Curd Why)

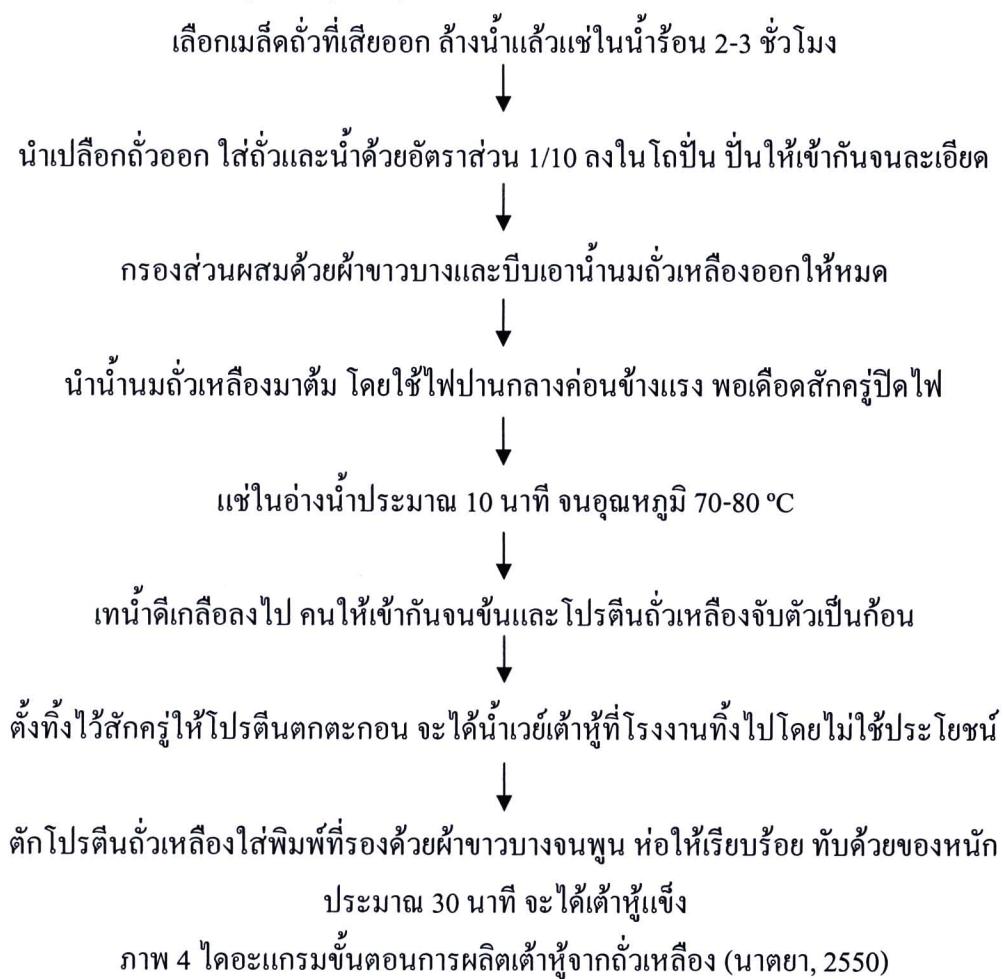
ปัจจุบันมีผู้นิยมน้ำถั่วเหลืองมาดัดแปลงเป็นอาหารต่างๆ อย่างกว้างขวาง เนื่องจากถั่วเหลืองที่มีคุณค่าทางอาหารสูง และราคาถูก จัดเป็นพวก high protein low cost ในกระบวนการแปรรูปอาหารจะมีน้ำเหลืองทึบที่เกิดขึ้น และในการผลิตเต้าหู้โดยรวมแบบก้อนจากถั่วเหลือง ซึ่งเป็นอาหารโปรตีนอย่างหนึ่งนั้น นิยมทำเป็นอุตสาหกรรมในครัวเรือน และมีน้ำที่เป็นอุตสาหกรรมขนาดใหญ่ใช้ในการผลิตเต้าหู้มีหลายวิธีแต่โดยทั่วไปถ้าใช้ถั่วเหลือง 1 กิโลกรัม จะใช้น้ำ 10-15 ลิตร เพื่อแช่แล้วโม่ก่อนที่จะตกรตะกอนโปรตีนออกมานะ ของเหลือที่ได้จากการทำเต้าหู้คือ กากถั่วเหลืองน้ำทึบจากการแช่ถั่ว และน้ำเวย์เต้าหู้ (ภาพ 3) ที่ได้หลังจากการตกรตะกอนโปรตีน ซึ่งบางโรงงานจะ

ทิ้งน้ำเสียเต้าหู้ในแหล่งน้ำธรรมชาติ จะทำให้แหล่งน้ำนั้นเกิดการเน่าเสีย ส่งผลเสียต่อระบบนิเวศน์เนื่องจากทำให้ค่า BOD ในแหล่งน้ำนั้นสูงขึ้น



ภาพ 3 น้ำเสียเต้าหู้ที่ได้หลังจากตกรตะกอน โปรตีนถั่วเหลือง

ขั้นตอนกรรมวิธีการผลิต (นาตยา, 2550)



องค์ประกอบของน้ำเยื่อเต้าหู้

ของเหลือที่จากการกระบวนการผลิตเต้าหู้ต่างๆ เช่น การถั่วเหลืองทั้งหมดถูกนำไปใช้เป็นอาหารสัตว์ แต่น้ำที่จากการแซ่บและน้ำเยื่อมักถูกปล่อยลงในแหล่งน้ำธรรมชาติ ในน้ำเยื่อเต้าหู้จะมีเศษโปรตีนหลงเหลืออยู่เล็กน้อย มีการโนไไซเดรตและสารประกอบอินทรีย์หลายชนิด ตลอดจนเกลือแร่และวิตามิน ซึ่งหมายความว่าการเจริญของจุลินทรีย์ และมีค่า BOD สูง หากมีปริมาณมาก และปล่อยลงแหล่งน้ำก็จะมีผลเสียต่อระบบนิเวศน์ของแหล่งน้ำได้ (อรัญ และคณะ, 2529)

เนื่องจากในน้ำเยื่อเต้าหู้มีสารอาหารอย่างสมบูรณ์เพียงพอต่อการเจริญของแบคทีเรีย ซึ่งเป็นสาเหตุของการเน่าเสียของน้ำ จากการวิเคราะห์องค์ประกอบของน้ำเยื่อเต้าหู้จากบริษัทผลิตภัณฑ์ถั่วเหลือง (เชียงใหม่) พบว่าในน้ำเยื่อเต้าหู้มี Total protein 87.56%, Total nitrogen 14.01%, Total sugar 0.52%, Reducing sugar 0.36% , Total solid 98.1% และมี pH 4.9 (กุลวีดี, 2552)

การใช้ประโยชน์จากน้ำเยื่อเต้าหู้

ได้มีการศึกษาการนำน้ำเยื่อถั่วเหลืองหลังจากการสกัดน้ำมัน (Defated soybean flasks) มาเลี้ยงเชื้อราสายพันธุ์ ได้แก่ *Candida quilliermondii*, *Debaryomyces hansenii*, *D. kloeckeri*, *Torulopsis candida*, *Pichia scolyti* พบร่วมเชื้อเชื้อราสายพันธุ์ *C. quilliermondii* และ *D. kloeckeri* สามารถเจริญได้ดีมาก และผลิตเซลล์เชื้อตัวได้ 13.20 กรัม และ 14.60 กรัม ในน้ำเยื่อถั่วเหลือง 1 ลิตร เป็นเวลา 36 ชั่วโมง มีการนำน้ำเยื่อเต้าหู้มาผลิตวิตามินบี 12 ด้วยเชื้อ *Propionibacterium freudenreichii* สามารถผลิตวิตามินบี 12 ได้ 889 μg/g dry cell (Sugimoto, 1974) และ อรัญ และคณะ (2529) ได้ทำการเลี้ยง *Eromothecium ashbyii* ในน้ำเยื่อเต้าหู้เป็นเวลา 5 วัน สามารถผลิตไโรโนฟลาวินได้ 0.09 mg/ml และในน้ำเยื่อเต้าหู้ที่มีการเติมกาถั่วเหลือง 14% (w/v) จะผลิตไโรโนฟลาวินได้ 0.92 mg/ml และมีการเพาะเลี้ยง *Sporotrichum cellulophilum* ที่เพาะเลี้ยงในน้ำเยื่อเต้าหู้เป็นเวลา 5 วัน สามารถผลิตเอนไซม์เซลลูลาส (cellulase) ได้ 0.78 U/ml และเมื่อเติมกาถั่วเหลือง 10% ได้อ่อนไชม์เซลลูลาสเพิ่มเป็น 1.28 U/ml

มีรายงานการใช้น้ำเยื่อเต้าหู้มาเพาะเลี้ยงสาหร่ายสีเขียว 2 ชนิดคือ *Chlorella pyrenoidosa* และ *Scenedesmus quadricaula* (Wong, 1985) โดยเติมสารละลายน้ำมักกลงไป พบร่วม *C. pyrenoidosa* เจริญได้ในน้ำเยื่อเต้าหู้ที่ความเข้มข้น 2 % (v/v) และสารละลายน้ำมักกลงความเข้มข้น 1% (v/v) ส่วน *S. quadricaula* เจริญได้ในน้ำเยื่อความเข้มข้น 4% (v/v) และสารละลายน้ำมัก 2% (v/v) ซึ่งสามารถผลิตสาหร่ายได้ปริมาณมาก และใช้เป็นอาหารสัตว์ได้ดี และมีการ

ทดลองกำจัดน้ำทิ้งจากโรงงานผลิตน้ำหนักถัวเหลือง โดยนำมารีด *Secundesmus acutus*, *Chlamydomonas* sp. และ *Chlorella* sp. เปรียบเทียบอาหารสังเคราะห์สูตรต่างๆ โดยแบ่งเป็นกลุ่มให้ก้าซาร์บอนไดออกไซด์กับกลุ่มที่ให้แต่อากาศธรรมชาติ พนวจ *Chlorella* sp. สามารถเจริญได้ดีในน้ำแข็งเมล็ดถัวเหลืองที่ให้อากาศธรรมชาติและสามารถกำจัดน้ำเสียร่วมกับเบคทีเรียได้โดยทำให้ค่า BOD ลดลง 95% ภายในเวลา 2 วัน นอกจากนี้ยังได้ปริมาณเซลล์สาหร่ายเท่ากับ 2.86×10^8 cell/ml และปริมาณเบคทีเรียเท่ากับ 1.82×10^3 mg/l (จากสาหร่ายเริ่มต้น 100 mg/l) และวัดปริมาณโปรตีนในตะกอนได้ 47.85% (หยกแก้ว และคณะ, 2525) มีการทดลองเพาะเลี้ยงสาหร่าย *Spirulina platensis* ในน้ำเย็นเต้าหู้ที่ระดับความเข้ม 0-15% (v/v) ที่มีการเติม NaHCO_3 8.5 g/l, NaNO_3 1.5 g/l, K_2HPO_4 0.5 g/l และปุ๋ย สูตร 16:16:16 0.6 g/l ปรับค่า pH 10 ± 0.1 เป็นเวลา 30 วัน ในสภาพห้องปฏิบัติการและสภาพกลางแจ้ง พนวจในน้ำเย็นเต้าหู้ที่ 10% ให้ผลผลิตคิดเป็นตั้งสูงสุดที่ 32.1×10^4 cell/ml ในสภาพห้องปฏิบัติการ และ 11.2×10^4 ce''/ml ในสภาพกลางแจ้ง และมีปริมาณโปรตีนเท่ากับ 55.41 % dry weight และสามารถลดค่า BOD ได้ 53.55% ในสภาพห้องปฏิบัติการ และ 42.85% ในสภาพกลางแจ้ง (สถิต, 2533)

นอกจากการนำมาเพาะเลี้ยงสาหร่ายได้แล้ว น้ำเย็นเต้าหู้ยังสามารถนำมาใช้เป็นอาหารเพาะเลี้ยงเชื้อยีสต์ต่างๆ เพื่อนำมาผลิตเป็นโปรตีนเซลล์เดียว (Single cell protein) การศึกษาการเพาะเลี้ยง *Saccharomyces cerevisiae* จากผลิตภัณฑ์ Fermipan ในน้ำเย็นเต้าหู้จากบริษัทผลิตภัณฑ์ถัวเหลือง (เชียงใหม่) จำกัด พนวจสภาพที่ดีที่สุดในการเพาะเลี้ยงเชื้อคือการใช้ 95% (v/v) ที่ pH 4.5 ที่เติมน้ำตาลซูโครส 5% ทำการเลี้ยงเป็นเวลา 48 ชั่วโมง จะได้น้ำหนักแห้งของเซลล์ร้อยละ 58.03 ซึ่งมากกว่าที่เพาะเลี้ยงในอาหารเดี่ยวเชื้อ Rose Bengal Chloramphenicol (ศรินทร์, 2548) มีการทดสอบความสามารถในการใช้น้ำเย็นเต้าหู้เป็นแหล่งอาหารในการเพาะเลี้ยง *Candida utilis* TISTR 5001 ที่ความเข้มข้น 100%, 90%, 80%, 70% และ 60% (v/v) เปรียบเทียบกับอาหาร Sabouraud Dextrose Broth พนวจว่าน้ำเย็นเต้าหู้ที่ความเข้มข้น 100% (v/v) ที่มีค่า pH 5.5 มีอัตราการเจริญดีที่สุด ได้น้ำหนักเฉลี่ยของเซลล์แห้ง 3.10 ± 0.05 g/l การเติมแอมโนเนียมซัลเฟต 0.4% (w/v) ได้น้ำหนักของเซลล์แห้งสูงสุดที่ 4.14 ± 0.02 g/l และการเติมน้ำตาลซูโครส 3% (w/v) กับแอมโนเนียมซัลเฟต ได้น้ำหนักของเซลล์แห้งสูงสุดที่ 6.94 ± 0.03 g/l ซึ่งให้ผลดีกว่าเลี้ยงในอาหาร Sabouraud Dextrose Broth (จันทร์จิรา, 2549) และในปีล่ามานี้มีการขยายขนาดการผลิตโปรตีนเซลล์เดียวจากน้ำเย็นเต้าหู้ด้วย *Candida utilis* TISTR 5001 โดยใช้ถังเพาะเลี้ยงเชื้อยีสต์ขนาด 200 ลิตร ใช้น้ำเย็นเต้าหู้ปริมาตร 100 ลิตร ทำการเพาะเลี้ยงเป็นเวลา 2 วัน ได้น้ำหนักแห้งเฉลี่ยเท่ากับ 13.04 ± 3.91 g/l และได้ทำการทดสอบความสามารถในการลดค่า BOD ในน้ำเย็นเต้าหู้ ด้วยวิธี

azide modification พบร่วมกับความสามารถลดค่า BOD ของน้ำเสียเต้าหู้ได้ 60.8% และเมื่อทำการวัดค่า BOD โดยใช้ BOD sensor สามารถลดค่า BOD ของน้ำเสียเต้าหู้ได้ 56.1% (จารุวรรณ, 2550)

น้ำตาลทราย (sucrose)

ซูโครสเป็นสารประกอบอินทรีย์ มีชื่อเรียกทั่วไปว่า น้ำตาลทรารย์ หรือ saccharose มีลักษณะเป็นผลึกขาว ไม่มีกลิ่น มีรสชาติหวาน ใช้โดยทั่วไปทั้งในครัวเรือนและภาคอุตสาหกรรม โครงสร้างเป็นไดแซคคาไรด์ (disaccharide) ของกลูโคส และฟรุกโตส (ภาพ 5) สูตรทางเคมีคือ $C_{12}H_{22}O_{11}$ มีปริมาณการผลิต 150,000,000 ตันต่อปี (Hubert et al., 2007)

น้ำตาลกลูโคสและฟรุกโตสที่เป็นองค์ประกอบของน้ำตาลทรัพย์เชื่อมต่อกันด้วยพันธะไกโลไฮเดรติก (glycosidic bond) ที่จะต้องการรับอนในน้ำตาลกลูโคสตำแหน่งที่ 1 กับน้ำตาลฟรุกโตสตำแหน่งที่ 2 สิ่งที่น้ำตาลซึ่งโครงสร้างต่างจากน้ำตาล disaccharide โดยทั่วไปคือ พันธะไกโลไฮเดรติกจะเกิดเฉพาะระหว่างปลายริบิวช์ของน้ำตาลกลูโคสและน้ำตาลฟรุกโตส (Reducing sugar) เท่านั้น จะถูกเปลี่ยนให้เป็นน้ำตาลกลูโคสและฟรุกโตสด้วยเอนไซม์อินเวอร์เทส (invertase) และจะหยุดการเปลี่ยนเมื่อปริมาณน้ำตาลกลูโคสสูงขึ้น (Beevers *et al.*, 1952)

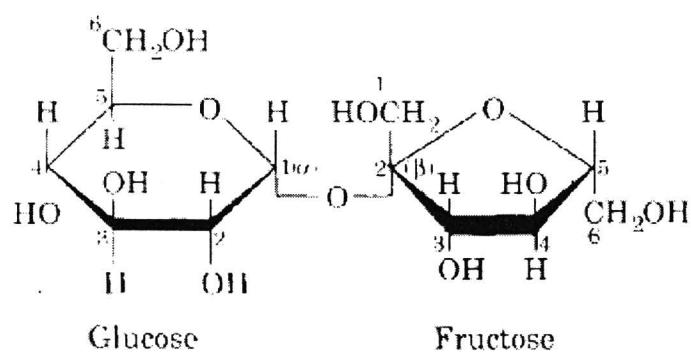


Figure 1 Sucrose

ภาพ 5 โครงสร้างน้ำตาลชูโคร์ส (Beever et al., 1952)

การผลิตน้ำตาลทรายจะได้จากพืช โคลบพืชที่สำคัญในการผลิตคืออ้อย (sugar cane) มีชื่อทางวิทยาศาสตร์ *Saccharum* spp. และหัวบีท (sugar beets) ชื่อทางวิทยาศาสตร์ *Beta vulgaris* ซึ่งจะมีปริมาณน้ำตาล 12 – 20% (w/w) นอกจากนี้แล้วยังสามารถผลิตได้จากข้าวฟ่าง ต้นตาล

(sugar palm) และใบแม่เปิล (s ugar maple) นำตาลทรายได้จากการบวนการสกัดจากพืชโดยใช้น้ำร้อน หลังจากนั้นทำให้มีความเข้มข้นมากขึ้นจนกลายเป็นผลึก (Ophardt, 2003)

ภาคน้ำตาล (Molasses)

ภาคน้ำตาลเป็นของเหลวที่มีลักษณะข้นเหนียว สีน้ำตาลดำ (ภาพ 6) ที่เป็นผลผลอยได้จากการบวนการผลิตน้ำตาลทรายจากอ้อย เริ่มจากการนำอ้อยเข้าหม้อต้มน้ำอ้อย กรองเอากาเกออกจากน้ำอ้อยแล้วเที่ยวจนได้ผลึกของน้ำตาลทรายและตกตะกอนแยกผลึกน้ำตาลทรายด้วยหัวปั่น (centrifuge) ผลผลอยได้ที่สำคัญจากการผลิตน้ำตาลทรายด้วยวิธีนี้ได้แก่ ภาคน้ำตาล ชีตตะกอน (filter cake) และ ภาคอ้อย (bagasses) องค์ประกอบส่วนใหญ่เป็นน้ำตาลซึ่งโปรดที่ไม่ตกผลึก ภาคน้ำตาลสามารถแบ่งออกได้เป็น 3 ชนิด ตามกรรมวิธีในการผลิตน้ำตาลทราย คือ

1. ภาคน้ำตาลที่ได้จากการผลิตน้ำตาลทรายขาว (plantation white sugar) ซึ่งเรียกว่า Blackstrap molasses
2. ภาคน้ำตาลที่ได้จากการผลิตน้ำตาลทรายขาวบริสุทธิ์ (refine sugar) ซึ่งเรียกว่า refinery molasses จะมีปริมาณน้ำตาลทรายอยู่ประมาณ 48%
3. ภาคน้ำตาลที่ได้จากการทำบางส่วนของน้ำอ้อยแปรสภาพให้เข้มข้นโดยการระเหย (inverted can juice) ซึ่งเราเรียกว่า invert molasses หรือ highest molasses ซึ่งเป็นการผลิตภาคน้ำตาลโดยตรง



ภาพ 6 ลักษณะภาคน้ำตาล

ประโยชน์ที่ได้จากการน้ำตาลมีมากเนื่องจากในภาคน้ำตาลประกอบด้วยน้ำตาล 50-60% และแร่ธาตุต่างๆ เช่น สามารถนำมาใช้เป็นอาหารสัตว์ได้ ใช้เป็นปุ๋ย เพราะในภาคน้ำตาลมีในโตรเจน ฟอสฟอรัส และโพแทสเซียม ซึ่งเป็นสารอาหารที่สำคัญสำหรับพืช นอกจากนี้ยัง

สามารถใช้เป็นวัตถุคิบในอุตสาหกรรมการหมักหลายชนิด เช่น อุตสาหกรรมหมักแอลกอฮอล์ ศูรา กรมน้ำawa กรณ์น้ำส้ม กรณ์แล็กติก ผงชูรส ยีสต์ข้นปั่น และยีสต์อาหารสัตว์เป็นต้น (สันทัด, 2544)

ในอุตสาหกรรมการผลิตเหล้าและแอลกอฮอล์ เป็นแหล่งใหญ่ที่ต้องการกากน้ำตาลเป็นวัตถุคิบที่สำคัญ ผลผลิตที่ได้จากการกากน้ำตาลได้แก่ เอทิลแอลกอฮอล์ (ethyl alcohol) บิวทิลแอลกอฮอล์ (butyl alcohol) อะซีโตน (acetone) กรณ์ซิตริก (citric acid) กรีเชอรอล (glycerol) และยีสต์ นอกจากนี้ถ้าหากกากน้ำตาลที่ทำให้บริสุทธิ์ไปหมักและกลั่นจะได้เหล้ายิน (gin) ส่าเหล้าหรือยีสต์ที่ตายแล้ว เป็นผลผลอยได้ซึ่งสามารถนำไปทำเป็นอาหารสัตว์ นอกจากนี้กากน้ำตาลยังใช้เลี้ยงยีสต์สำหรับทำงานปั่นและเหล้าได้ด้วย ยีสต์บางชนิดที่ให้โปรตีนสูง เช่น *Torulopsis utilis* นอกจากนี้ยังใช้ทำปุ๋ยหรือปรับปรุงคุณภาพดิน กากน้ำตาลมีส่วนประกอบของโพแทสเซียม อินทรีย์วัตถุ และธาตุรองอื่นๆ อีกมาก อีกทั้งยังเหมาะสมสำหรับปรับสภาพดินทราย หรือดินเหลวที่ไม่มีการเกาะตัว เนื่องจากขาดอินทรีย์วัตถุ และยังสามารถใช้ผสมกับชานอ้อยสำหรับทำค่านใช้ในครัวเรือน

มีงานวิจัยที่ได้นำกากน้ำตาลมาช่วยเพิ่มประสิทธิภาพในการทำงานของจุลินทรีย์ effective microorganism (EM) ในการบ่อystatoryพืชบางชนิดเพื่อการทำปุ๋ยหมัก โดยพบว่าการเติมจุลินทรีย์ EM 0.5 ml และกากน้ำตาล 5 g สามารถบ่อystatoryสายเดา jamur ได้ดีที่สุดและดีกว่าผักกตบขาว (จรัญญา, 2549)

ความรู้พื้นฐานเกี่ยวกับ *Saccharomyces cerevisiae* (Jenning and Lysek, 1999)

Saccharomyces cerevisiae เป็นยีสต์ที่มีการสืบพันธุ์แบบไม่ออาศัยเพศโดยการแตกหน่อ (budding) เริ่มต้นโดยเซลล์แม่ทำการเพิ่มขนาดของเซลล์และมีการสังเคราะห์ทำให้ผนังเซลล์ มีความอ่อนตัวลง เมื่อเกิดแรงเฉื่อยทำให้ใช้โตพลาสซีน ไหลอกอกนอกเซลล์ยังไปส่วนของหนังเซลล์ใหม่ ที่ถูกสร้างด้วยเอนไซม์ glucan synthetase และ chitin synthetases

มีการใช้ยีสต์มาตั้งแต่สมัยโบราณในการผลิตนมปั่นและเครื่องดื่ม เช่นว่าเป็นเชื้อที่แยกจากผิวของผลองุ่น เป็นจุลินทรีย์ที่มีการศึกษาเป็นตัวอย่างของกลุ่มยุคอาโรม ในขั้นโน้มเกลือและเซลล์ อีกทั้งยังใช้เป็นตัวศึกษาในกระบวนการหมัก (fermentation) ลักษณะของเชื้อมีรูปร่างไข่ (ovoid) มีขนาดประมาณ 5-10 μm



ชื่อ *Saccharomyces* มีรากศัพท์จากภาษาละติน มีความหมายเป็นเชื้อราน้ำตาล (sugar mold or sugar fungus) และ *cerevisiae* มีความหมายแปลว่า เบียร์ และมีชื่อย่อทางวิทยาศาสตร์คือ *S.cerevisiae* การจัดจำแนกเชื้อเป็นหมวดหมู่ได้ดังนี้

Kingdom : *Fungi*

Phylum : *Ascomycota*

Subphylum : *Saccharomycotina*

Class : *Saccharomycetes*

Order : *Saccharomycetales*

Family : *Saccharomycetaceae*

Genus : *Saccharomyces*

Species : *S. cerevisiae*

วงจรชีวิตมี 2 ช่วงซึ่งจะช่วยให้เชื้อรอดจากสภาพภาวะที่ไม่เหมาะสมและสามารถเจริญเติบโตได้ ช่วงที่มีวงจรชีวิตที่มีจำนวนชุดโครโมโซมเพียงชุดเดียว (haploid) เป็นช่วงชีวิตแบบปกติที่มีการสืบพันธุ์แบบไม่โตซิส (mitosis) แต่ในสภาพภาวะที่ไม่เหมาะสมจะเป็นช่วงที่ เชื้อมีวงจรชีวิตที่มีจำนวนชุดโครโมโซม 2 ชุด (diploid) ซึ่งจะมีการสร้างสปอร์ และแบ่งนิวเคลียสแบบไม่โตซิส (meiosis) ทำให้สปอร์ที่เกิดขึ้นมีจำนวนชุดโครโมโซม 1n และพร้อมที่จะผสมพันธุ์กันต่อไป

เชื้อยีสต์จัดอยู่ในกลุ่มสิ่งมีชีวิตที่ต้องการสารเคมีอินทรีย์ในการดำรงชีวิต (chemoorganotrophic organism) ใช้น้ำตาลกลูโคสได้ดีแต่ในธรรมชาติไม่มีกลูโคสในรูปอิสระ ทางโรงงานอุตสาหกรรมจึงมักใช้น้ำตาล/mol โตสและซูโครส โดยทั่วไป *S. cerevisiae* สามารถเจริญได้ในน้ำตาล/mol โตส (maltose) และทรีฮาโลส (trehalose) อีกทั้งสามารถใช้น้ำตาลกาแล็คโตส (galactose) ฟрукโตสในการหมักได้ดีที่สุด ความสามารถการเจริญในน้ำตาลขึ้นอยู่กับสภาพเพาะเลี้ยงที่มีอากาศ (aerobically) หรือแบบไม่มีอากาศ (anaerobically)

ปัจจัยหลักที่มีผลต่อการเจริญของเชื้อยีสต์ (Walker, 1998)

1. อุณหภูมิ

เป็นปัจจัยหลักที่สำคัญในการเจริญของยีสต์ โดยในห้องปฏิบัติการจะเจริญได้ระหว่าง 20-30°C แต่ในธรรมชาติ *S. cerevisiae* จะมีอุณหภูมิสูงสุดที่เหมาะสมต่อการเจริญของจุลินทรีย์ที่ 35-45°C (T_{max}) และจะมีอุณหภูมิที่ต่ำที่สุดที่เหมาะสมในการเจริญที่ 20°C

สำนักงานคณะกรรมการอาหารและยา
ห้องสมุดงานวิจัย
ผู้... ๑๔ ก.ญ. ๙๕๖
วันที่... ๒๔๒๔๖๒
สถานะเมียน...
สถานะเรียกหนังสือ...

2. น้ำ

เชื้อยีสต์มีความต้องการน้ำในปริมาณสูงสำหรับการเจริญและกระบวนการทำงานของเซลล์สารอาหารและเอนไซม์จะอยู่ในรูปของสารละลายน้ำ *S. cerevisiae* จัดอยู่ในพวกเชื้อยีสต์ที่ไม่ทนต่อแรงดันอสมोติก (non-osmotolerant)

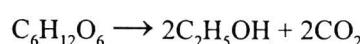
3. ค่า pH ของอาหาร

ช่วง pH ที่เหมาะสมต่อการเจริญของเชื้อยีสต์จะอยู่ในช่วง 4.5-6.5 แต่ในช่วงที่มีความเป็นกรดมากกว่านี้จะส่งผลให้การเจริญของเชื้อยีสต์ลดลง และอาหารที่มีการเดินกรดอินทรีย์จะมีการยับยั้งมากกว่ากรดที่เป็นแร่ธาตุ เช่น กรดไฮド록อริก และกรดฟอสฟอริก เนื่องจากกรดอินทรีย์ไม่สามารถแตกตัวได้เมื่อความเป็นกรดภายในเซลล์ต่ำกว่าภายนอก ทำให้สารอาหารไม่สามารถผ่าน plasma membrane ได้ ซึ่งเป็นหลักการขันพื้นฐานในการใช้กรดอ่อนในการยับยั้งการปนเปื้อนของเชื้อยีสต์ในอาหาร

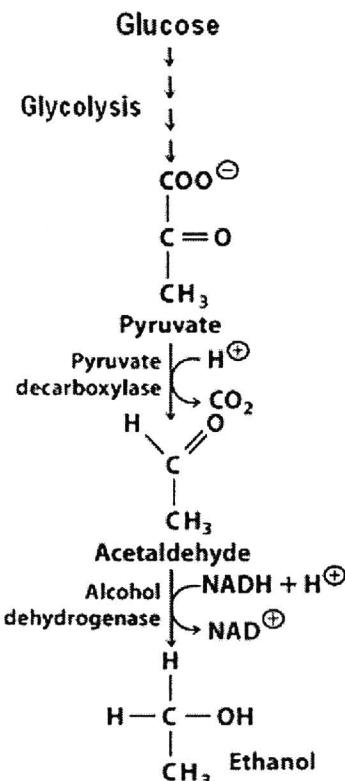
กระบวนการหมักของเชื้อยีสต์

น้ำตาลถือได้ว่าเป็นแหล่งคาร์บอนและพลังงาน กระบวนการ เมtabolism นำตัวของเชื้อยีสต์จะมีทั้งกระบวนการหมัก การหายใจ และการสังเคราะห์คาร์โบไฮเดรต

การหมักน้ำตาลกลูโคส 1 โมลกูลของน้ำตาลกลูโคสจะถูกเปลี่ยนเป็นเอทานอล 2 โมเลกุล และการรับอนไดออกไซด์ 2 โมเลกุล ดังสมการ



ก่อนการหมัก 1 โมลกูลของน้ำตาลกลูโคสจะถูกเปลี่ยนเป็น 2 โมลกูลของไพรูเวท ที่เกิดขึ้นในขั้น glycolysis (ภาพ 7)



ภาพ 7 กระบวนการสังเคราะห์เอทานอล (วราภูมิ, 2529)

กระบวนการไกโอลโค ไดซิสเกิดในไซโตพลาสซึมของเชื้อเยื่อต์ เป็นขั้นตอนที่สร้างพลังงานให้เชื้อเยื่อต์พร้อมทั้ง precursor และยังคงพลังงานสำหรับการสังเคราะห์สารชีวเคมี โดยมีoen ไชม์ที่สำคัญคือ phosphofructokinase และ pyruvate kinase ซึ่งช่วยในการสร้าง ATP (Dawes, 1986) จะมีการใช้พลังงาน 2 ATP และสร้างพลังงานอีก 4 ATP จะได้พลังงานเกิดขึ้น 2 ATP โดยมี NAD เป็นตัวรับอะตอมไฮโดรเจน (H^+) จากนั้น pyruvate จะถูกเปลี่ยนเป็น acetaldehyde ด้วยoen ไชม์ pyruvate decarboxylase และ acetaldehyde เปลี่ยนเป็นเอทานอล ด้วยoen ไชม์ alcohol hydrogenase

ในการหมักเอทานอลเชื้อเยื่อต์มีความต้องการไนโตรเจน วิตามิน แร่ธาตุต่างๆ ในการเจริญเติบโตและช่วยในการผลิตเอทานอล ในกระบวนการผลิตไวน์ อยู่ในหลายชนิด เช่น chardonnay ปกติจะขาดในไนโตรเจนไม่เพียงพอต่อความต้องการของเชื้อเยื่อต์ (Walker, 1998)

ความรู้พื้นฐานเกี่ยวกับ *Zymomonas* sp. (Holt *et al.*, 1994)

แบคทีเรีย *Zymomonas* sp. เป็นแกรมลบูปแท่ง อยู่ในคู่ ยาวประมาณ 2-6 μm และกว้าง 1.0-1.4 μm ปกติไม่เคลื่อนที่ แต่ถ้าเคลื่อนที่จะมีการสร้าง polar flagella 1-4 เส้น มีการเจริญแบบทึ้งใช้ออกซิเจนและไม่ใช้ออกซิเจน บางสายพันธุ์เป็น obligately anaerobe เป็น

chemoorganotrophic สามารถเจริญและ茂盛ได้ในอาหารที่ความเข้มข้นของกลูโคสหรือฟรอกโตส 1 มอล ทำให้เกิดการทำอุบัติกรรมและเกิดการแตกตัวของส่วน บางส่วนสามารถใช้น้ำตาลซูโครสได้แต่ แหล่งคาร์บอนชนิดอื่นจะไม่สามารถใช้ได้ อุณหภูมิที่เหมาะสมในการเจริญของเชื้อออยู่ที่ 25-30 °C ลักษณะโคลนนมีลักษณะมันวาว ผิวเรียบ สีขาวถึงเหลืองอ่อน มีเส้นผ่าศูนย์กลาง 1-2 mm เมื่อทดสอบเชื้อทางเคมีจะให้ผลลบใน oxidase test และผลบวกสำหรับ catalase test ไม่เกิดการย่อย เจลาติน ไม่สามารถใช้ nitrate และไม่เกิดการสร้างอินโดอล ต้องการกรดอะมิโนหลายชนิดในการ เจริญ แต่ไม่มีตัวไหนที่ต้องการเป็นพิเศษ เป็นเชื้อที่สามารถเกิดการปนเปื้อนได้ในเบียร์ น้ำผลไม้ และใช้เป็นเชื้อที่ใช้หมักในน้ำว่านหางจระเข้ น้ำตาล น้ำอ้อย และน้ำผึ้ง การจัดกลุ่มทางวิทยาศาสตร์ ของ *Zymomonas* sp. ได้ดังนี้คือ

Kingdome : *Bacteria*

Phylum : *Proteobacteria*

Class : *Alpha Proteobacteria*

Order : *Sphingomonadales*

Family :*Sphingomonadaceae*

Genus : *Zymomonas*

มีรายงานว่า *Zymomonas mobilis* มีประโยชน์ในการผลิตและทนต่อการทำอุบัติกรรมได้ดีกว่า *Saccharomyces cerevisiae* เนื่องจาก *Zymomonas mobilis* มีความสามารถในการใช้น้ำตาลซูโครส กลูโคสและฟรอกโตสผ่านกระบวนการ Entner-Doudoroff pathway (E-D pathway) แต่มีส่วนที่ เป็นปัจจัยในการผลิตการทำอุบัติกรรมสำหรับวัตถุคุณภาพเกษตรกรรมคือ ไม่สามารถเปลี่ยนสารบัน โนเลกูลให้กลับชื่น เชลลูโลส (cellulose) เสมิเชลลูโลส (hemicellulose) หรือแบ่งให้เป็นการทำอุบัติกรรมได้ ทำให้มีการตัดต่อพันธุกรรมเพื่อใส่ยีนที่สามารถผลิต hydrolytic enzyme ในการเปลี่ยน สารโนไไซเดรตโนเลกูลให้กลับชื่น ทำการใส่ยีน *pet operon* ที่ทำหน้าที่ผลิตการทำอุบัติกรรม เช่น *pdc* ในการผลิตเอนไซม์ pyruvate decarboxylase และ *adhll* ใน การผลิตเอนไซม์ alcohol dehydrogenase จาก *Zymomonas mobilis* เช่นเดียวกับที่เรียกนิยมอื่นเพื่อให้เกิดสายพันธุ์ใหม่ที่ปรับปรุง ให้ดียิ่งขึ้นนอกจากนี้ในรายงานยังกล่าวว่า *Zymomonas mobilis* มีคุณสมบัติที่ดีในการผลิต เอทานอลเนื่องจากสามารถทนต่อความเข้มข้นการทำอุบัติกรรมที่สูงกว่าเชื้อเยื่อสต์ เกิดชีวนิเวศต่ำ ไม่ต้องมี การเติมออกซิเจนในระหว่างการทำอุบัติกรรมได้ใช้ปริมาณน้ำตาล และให้ ปริมาณ เอทานอลที่สูง

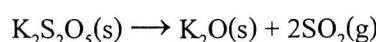
กระบวนการ Saccharification และ Fermentation

Zymomonas mobilis มีความสามารถในการผลิตเอนไซม์ carbohydrate hydrolase เพื่อใช้ในการย่อยสารตั้งต้นที่มีโมเลกุลซับซ้อน ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการนี้คือ เอทานอล โดยกระบวนการ saccharification จะเกิดกระบวนการหมักตามมา (SSF: simultaneous saccharification and fermentation) มีรายงานการใช้ SSF ในการย่อยแป้งมันสำปะหลัง โดยใช้ *Z. mobilis* และ *S. uvarum* ATCC 26602 พบว่า *Z. mobilis* มีกระบวนการหมักเสร็จสิ้นภายใน 20 ชั่วโมง เร็วกว่า *S. uvarum* ATCC 26602 ที่กระบวนการหมักเสร็จสิ้นที่ 33 ชั่วโมง และมีประสิทธิภาพในการหมักที่ดีกว่าที่ 95% (Poosaran *et al.*, 1985) มีการศึกษาการผลิตเอทานอลด้วยข้าวฟ่างหวานโดยใช้การหมักแบบเชื้อผสมระหว่างเชื้อรา *Fusarium oxysporum* และ *Z. mobilis* ได้ 29.7 g ethanol/ 100 g sorghum (Lezinou *et al.*, 1994) มีการทดสอบการใช้อ่อนไชม์เซลลูโลส ร่วมกับ *Z. mobilis* และ *S. cerevisiae* ในการย่อย กลูแคน (glucan) เป็นเวลา 3 วัน ได้ประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลมากกว่า 85% และได้ เอทานอล 10.1% (v/v) (Eklund and Zacchi, 1994) และ มีการใช้เชื้อ *Z. mobilis* ร่วมกับอ่อนไชม์ glucoamylase ในการผลิตเอทานอลจาก maltodextrin ได้เอทานอล 9.3% (v/v) (Agrawal and Basappa, 1996)

Potassium metabisulfite (KMS)

ผลิตภัณฑ์แอลกอฮอล์ที่มีคุณภาพจะต้องมีสุขลักษณะที่ดี ไม่มีการปนเปื้อนจากจุลินทรีย์ในการกำจัดนิ่วและจุลินทรีย์จากอุปกรณ์ต้องตระหนักก่อนว่า ไวน์เป็นอาหาร ไม่ควรใช้สารทำความสะอาดที่ไม่มีประสิทธิภาพหรือไม่สามารถกำจัดสิ่งปนเปื้อนได้ โดยทั่วไปจะใช้โพแทสเซียม เมتاไบซัลไฟท์ (potassium metabisulfite) (KMS) ความเข้มข้นโดยปริมาณ 200 mg/l หรือ 200 ppm และกรดซิตริก (citric acid) เพื่อทำการปรับค่าความเป็นกรดที่ 3.0 จะสามารถทำให้เกิดก๊าซ ซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO_2) นอกจากนั้นการทำความสะอาดด้วยไอน้ำ น้ำร้อน หรือน้ำสนൂก์ให้ประสิทธิภาพที่ยังพอใช้ได้ แต่ถ้าเป็นภาชนะขนาดเล็ก เช่นขวด หรือถ้วยขนาดเล็กสามารถใช้น้ำร้อน แข็งเพื่อทำการฆ่าเชื้อได้ (Lum, 1998)

โพแทสเซียมเมตาไบซัลไฟท์ (Potassium metabisulfite) มีสูตรทางเคมีคือ $\text{K}_2\text{S}_2\text{O}_5$ มีลักษณะเป็นผงสีขาว เมื่อแตกตัวจะให้ซัลเฟอร์ เป็นสารเคมีที่ใช้เป็น antioxidant ช่วยป้องกันการเปลี่ยนสีและรสดำดิในไวน์ได้ ใช้แทนโซเดียมเมตาไบซัลไฟท์ (Sodium metabisulfite) ใส่ในอาหารเพื่อลดโซเดียมในอาหาร เมื่อแตกตัวจะได้โพแทสเซียมออกไซด์ และซัลเฟอร์ไดออกไซด์ ค้างสมการ



มีรายงานการใช้ KMS 100 ppm ในน้ำสับปะรดที่หมัก醪านอลด้วย *S. cerevisiae* และ *Williopsis saturnus* โดยใช้เป็นเชื้อผสมในอัตราส่วน 1:1000 โดยเปรียบเทียบการหมักกับ *S. cerevisiae* เพียงอย่างเดียว พบว่าเชื้อผสมได้ปริมาณ醪านอล และเอสเทอร์ ที่มากกว่า *S. cerevisiae* แบบเดียว (Lee et al., 2010) มีการศึกษา KMS ปริมาณ 20 mg/l (200 ppm) ในการหมักไวน์ จากองุ่นขาวพันธุ์ Parellada โดย *S. cerevisiae* Na33 พบว่าการเติม KMS จะทำให้เกิด SO₂ ทำให้เพิ่มการใช้กรดอะมิโน และเพิ่มกลิ่นที่หอมกว่าการหมักที่ไม่เติม KMS (Teresa et al., 2007) ในการศึกษาผลกระทบของอุณหภูมิการหมักไวน์องุ่นโดย *S. cerevisiae* มีปริมาณน้ำตาล 200 g/l (w/v) นำเชื้อด้วย KMS ความเข้มข้น 60 mg/l (600 ppm) โดยคุณลักษณะของอุณหภูมิตั้งแต่ 15-35°C พบว่าเชื้อสามารถเจริญได้ในทุกช่วงอุณหภูมิ แต่ที่อุณหภูมิ 35°C มีจำนวนเซลล์ลดลง แต่มีปริมาณกลีเซอรอลมากขึ้น และที่อุณหภูมิต่ำมีการหมัก醪านอลที่ดีกว่า อุณหภูมิสูง (Ma et al., 2003)

การผลิต醪านอลจากของเหลวทึ้งทางการเกษตร

มีการนำน้ำเวย์ที่เหลือจากการผลิตเนยมาผลิตเป็น醪านอลโดยใช้เชื้อตัว *Kluyveromyces marxianus* UFV-3 พบว่าการเพิ่มขึ้นของปริมาณน้ำตาล lactose ทำให้เกิดการเพิ่มปริมาณ醪านอล ที่ปริมาณความเข้มข้นน้ำตาลที่ 50 กรัมต่อลิตรหรือมากกว่า (Silveira et al., 2005) มีรายงานการใช้ *S. cerevisiae* ร่วมกับเอนไซม์ β-galactosidase ผลิต醪านอลจากน้ำเวย์เนย (Staniszewski et al., 2007) มีการศึกษาการหมัก醪านอลใน simple fermentation medium พบว่า การเติมแป้งถั่วเหลือง ในอาหารทำให้เกิดการเพิ่มจำนวนเซลล์ *S. bayanus* พบว่าที่ความเข้มข้นของแป้งถั่วเหลือง 4% ในน้ำตาลกลูโคส 300 กรัมต่อลิตร หมักเป็นระยะเวลา 64 ชั่วโมง ได้จำนวนเซลล์มากที่สุดและได้醪านอล 12.8% (v/v) (Cristina et al., 1985) มีการศึกษาการผลิต醪านอลจากกากระดาย โดย *Zymomonas mobilis* NBRC 13756 พบว่าหลังการบ่ม 48 ชั่วโมงได้醪านอล 18 g/l ที่ความเข้มข้นของกากระดาย 200 g/l (Yamashita et al., 2008)

ประเทศไทยมีการผลิต醪านอลจากอ้อยเพื่อใช้เป็นพลังงานเชื้อเพลิง โดยผสมแอลกอฮอล์ที่อัตราส่วนผสมต่างกัน ในเบอร์เซ็นต์ความบริสุทธิ์ของ醪านอลที่ต่างกัน ความบริสุทธิ์ของ醪านอลที่ใช้จะต้องไม่น้อยกว่า 99.5% โดยปริมาตร ซึ่งสามารถใช้เป็นเชื้อเพลิงได้ โดยประเทศไทยมีการนำ醪านอลผสมกับน้ำมันเบนซินเพื่อใช้เป็นเชื้อเพลิง หรือที่เรียกว่า แก๊สโซฮอล์ การผลิตแก๊สโซฮอล์ในประเทศไทยเกิดจากแนวพระราชดำริของพระบาทสมเด็จพระเจ้าอยู่หัวเมื่อปี 2528 โดยโครงการส่วนพระองค์ได้ศึกษาการผลิตแก๊สโซฮอล์เพื่อใช้เป็นพลังงานทดแทน โดยผลิต醪านอลจากอ้อย (กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน, 2552) มีการศึกษาการผลิต醪านอลจากอ้อย

การทำออกากาเคน้ำปาปะหลังโดย *S. cerevisiae* 5049 โดยย่อยกาเคน้ำปาปะหลังด้วยเอนไซม์แอลฟ่าอะไมเลส (α -amylase) ที่ pH 6 อุณหภูมิ 90°C เป็นเวลา 2 ชั่วโมงและนำสารละลายมาเยื่อยต่อด้วยเอนไซม์ amyloglucosidase ที่ pH 4 อุณหภูมิ 50°C เป็นเวลา 24 ชั่วโมง ได้ปริมาณเอทานอล 2.28 g/l (จิรศักดิ์ และกัลยา, 2547) มีรายงานการผลิตเอทานอลจากกาชาดอ้อย ซึ่งเป็นของเหลือทิ้งจากการบวนการผลิตน้ำตาล โดยทำการบอยด้วยไอน้ำที่อุณหภูมิ 190 °C เป็นเวลา 5 นาที และบอยต่อด้วยเอนไซม์เซลลูโลสที่อุณหภูมิ 40 °C เป็นเวลา 72 ชั่วโมงและทำการหมักด้วย *S. cerevisiae* TMB 3400 เป็นเวลา 20 ชั่วโมง ได้ปริมาณเอทานอลสูงสุด 4.5 g/l (Carrasco *et al.*, 2009) นอกจากนี้ยังมีรายงานการใช้ฟางข้าวในการผลิตเอทานอล โดยแซ่ฟางข้าวในสารละลายเอนโนเนีย หลังจากนั้นบอยด้วยเอนไซม์เซลลูโลส และหมักด้วย *S. cerevisiae* ATCC 20062 เป็นเวลา 120 ชั่วโมง พบร่วงได้ปริมาณเอทานอลสูงสุด 12.7 g/l (Ko *et al.*, 2009)