

เทคโนโลยีการผลิตเอทานอล

เทคโนโลยีการผลิตเอทานอลได้มีการคิดค้นกันมาเป็นเวลานาน และมีการพัฒนาปรับปรุงให้ดีขึ้นเรื่อยๆ เพื่อให้เกิดความสะดวกในการผลิต เช่น การนำคอมพิวเตอร์มาช่วยในระบบควบคุมกระบวนการผลิตอย่างไรก็ตาม วัตถุประสงค์ที่สำคัญคือ ความพยายามในการลดต้นทุนการผลิตและเพิ่มประสิทธิภาพการผลิต เช่น การประหยัดพลังงานที่ใช้ในการผลิต วัตถุดิน และแรงงาน

เอทานอล (Ethanol) หรือเอทิลแอลกอฮอล์ (Ethyl alcohol) เป็นสารอินทรีย์ที่มีสูตรโมเลกุล C_2H_5OH มีน้ำหนักโมเลกุลเท่ากับ 46.07 จุดเดือดประมาณ 78 °C เป็นของเหลวใสเมมีสี ติดไฟง่าย ให้เปลวไฟสีน้ำเงินที่ไม่มีควัน โดยปกติเอทานอลสามารถรวมตัวกันน้ำ อีเทอร์ (Ether) หรือคลอร์โฟอร์ม (Chloroform) ได้ทุกส่วน

เอทานอลถูกนำมาใช้ประโยชน์ได้อย่างหลากหลาย เช่น ใช้เป็นเครื่องดื่มแอลกอฮอล์ หรือคุณเคยกันติก็คือ “เหล้า ไวน์ และเบียร์” ใช้ในอุตสาหกรรมยา ใช้เป็นตัวทำละลายในผลิตภัณฑ์อุตสาหกรรม เช่น สี แล็กเกอร์ ยาเคลือบน้ำมันและขี้ผึ้ง (ครีมขัดรองเท้า) ในโทรศัลลูโลส เรชิน ใช้เป็นวัตถุดินในการสังเคราะห์สารเคมีและชีวเคมี ใช้เป็นสารเพิ่มค่าออกเทนในน้ำมันเบนซิน ที่เรียกว่าแก๊สโซเชียล ใช้ผลิตเป็นอาหาร เช่น น้ำส้มสายชู เจลาติน ใช้ทางด้านการแพทย์ เช่น ใช้เจ็ดแฟล ใช้ในอุตสาหกรรมเครื่องสำอาง ใช้เป็นตัวรีโฉนด์ในห้องปฏิบัติการ และอื่นๆ เป็นต้น

กระบวนการผลิตเอทานอล

กระบวนการผลิตเอทานอลสามารถแบ่งได้เป็น 2 วิธี ดังนี้

วิธีที่ 1 ได้แก่ การใช้กระบวนการทางเคมีในการสังเคราะห์เอทานอล โดยใช้เอทิลีน (Ethylene) เป็นวัตถุดิน เอทานอลที่ได้เย็นนี้เรียกว่า “เอทานอลสังเคราะห์” (Synthetic ethanol)

วิธีที่ 2 ได้แก่ การใช้วิธีการทางชีวเคมีเพื่อผลิตเอทานอล โดยใช้สุดยอดทรัพยากรที่มีองค์ประกอบประเภท แบ่ง น้ำตาล หรือเซลลูโลส เป็นวัตถุดิน เอทานอลที่ได้เย็นนี้เรียกว่า “ไบโอดีเซล” (Bioethanol)

ในบทความนี้ จะขอกล่าวถึงเฉพาะกระบวนการผลิตเอทานอลด้วยวิธีไบโอดีเซล ซึ่งมี 4 ขั้นตอนหลัก ได้แก่ การเตรียมวัตถุดินก่อนการหมัก การเตรียมหัวเชื้อและการหมัก การแยกผลิตภัณฑ์เอทานอล และการทำให้บริสุทธิ์ และการใช้ประโยชน์จากผลิตภัณฑ์รองและของเสียจากโรงงานเอทานอล โดยมีรายละเอียดดังต่อไปนี้

1. การเตรียมวัตถุดินก่อนการหมัก

ขั้นตอนแรกในกระบวนการผลิตเอทานอล คือ การเตรียมวัตถุดินก่อนการหมัก ซึ่งมีหลายแบบขึ้นอยู่กับชนิดของวัตถุดินที่ใช้ เช่น

- วัตถุดิบที่สามารถใช้เชื้อจุลทรรศ์และการจัดเตรียมทำได้ง่าย ได้แก่ วัตถุดิบที่เป็นงานน้ำตาลเพียงเจือจากด้วยน้ำเพื่อปรับความเข้มข้นให้เหมาะสม ก็สามารถนำไปหมักได้
- วัตถุดิบที่ใช้ได้ยากและการจัดเตรียมจะค่อนข้างซับซ้อน เช่น หัวมันสำปะหลัง ซึ่งเป็นวัตถุดิบประเภทแป้ง หรือเซลลูโลส วัตถุดิบประเภทเยื่อ ฯลฯ จะต้องนำไปผ่านกระบวนการย่อยให้เป็นน้ำตาลด้วยการใช้กรดหรือเอนไซม์ (น้ำย่อย) เพื่อนำให้อยู่ในสภาพที่เหมาะสมก่อนจะทำการหมักต่อไป

การเปลี่ยนแป้งให้มีโครงสร้างไม่เกลูลอยู่ในรูปน้ำตาลไม่เกลูลเดียว (ในรูปของกลูโคส) ต้องใช้กระบวนการทางเคมีและชีวเคมี กระบวนการที่นิยมใช้มี 2 วิธี คือ

วิธีที่ 1 Acid hydrolysis เป็นวิธีการใช้กรดย่อยแป้ง

วิธีที่ 2 Enzymatic hydrolysis เป็นวิธีการใช้เอนไซม์ในการย่อยแป้ง

วิธีการใช้เอนไซม์ในการย่อยแป้งจะเป็นที่นิยมมากกว่า เนื่องจากเป็นวิธีการที่สะดวกและประหยัด ต้นทุนการผลิต รวมทั้งไม่ทำลายสิ่งแวดล้อม เช่น การใช้หัวมันสำปะหลังเป็นวัตถุดิบจะใช้เอนไซม์ 2 ชนิด ได้แก่ แอลfa-อะไมเลส (α -amylase) ในขั้นตอนที่เรียกว่า Liquefaction และกลูโค-อะไมเลส หรือ เบตา-อะไมเลส (Gluco-amylase หรือ β -amylase) ในขั้นตอนที่เรียกว่า Saccharification

2. การเตรียมหัวเชื้อและการหมัก

การเตรียมหัวเชื้อ

ขั้นตอนที่สองในกระบวนการผลิตเชิงพาณิชย์ คือ การเตรียมหัวเชื้อ (Inoculum) เพื่อให้ได้เชื้อจุลทรรศ์ที่แข็งแรงและมีปริมาณมากเพียงพอสำหรับใช้ในการหมัก (Fermentation) รวมทั้งต้องปราศจากการปนเปื้อนของเชื้อจุลทรรศ์อื่นที่ไม่ต้องการ เมื่อเตรียมหัวเชื้อเรียบร้อยแล้ว จึงถ่ายลงในถังหมักผสมกับวัตถุดิบจากนั้นทำการปรับและควบคุมสภาวะของการหมัก เช่น อัตราการให้อากาศ (Aeration rate) อัตราการวน (Agitation rate) ค่าพีเอช (pH) และอุณหภูมิในระหว่างการหมัก ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับชนิดของการหมัก ชนิดของผลิตภัณฑ์ และชนิดของจุลทรรศ์ที่ใช้

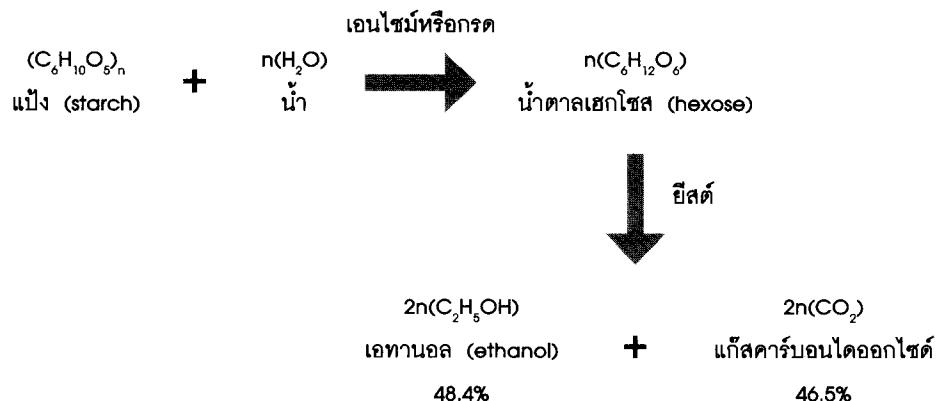
เชื้อยีสต์ที่นำมาใช้เป็นยีสต์สายพันธุ์ที่ผ่านการคัดเลือกแล้ว เช่น *Saccharomyces cerevisiae* TISTR 5596 ซึ่งใช้ในการหมักหัวมันสำปะหลัง เป็นต้น เมื่อใช้วัตถุดิบต่างประเภทกันก็จะใช้เชื้อจุลทรรศ์ที่แตกต่างกันด้วย อย่างไรก็ตาม ขั้นตอนการเตรียมหัวเชื้ออาจไม่จำเป็นต้องมี หากมีการนำเชื้อยีสต์แห้ง (Dry yeast) มาใช้แทน โดยการนำเชื้อยีสต์แห้งในปริมาณที่ต้องการ ผสมกับวัตถุดิบ (น้ำตาล) ในถังหมักได้เลย

การหมัก

เมื่อเตรียมวัตถุดิบพร้อมแล้ว นำมาถ่ายลงในถังหมัก (Fermentor) วัตถุดิบอาจผ่านหรือไม่ผ่านขั้นตอนการฆ่าเชื้อ ขึ้นอยู่กับชนิดของการหมักและวัตถุดิบที่ใช้ เช่น หากน้ำตาลสามารถนำไปหมักเป็น酵母孢子โดยไม่ต้องทำการฆ่าเชื้อก่อน เป็นต้น

ขั้นตอนการหมักเป็นกระบวนการเปลี่ยนแปลงทางชีวเคมีที่เกิดจากการทำงานของเชื้อปีส์ต์ในการเปลี่ยนน้ำตาลกลูโคส ภายใต้สภาพที่ปราศจากออกซิเจนหรือมีออกซิเจนเพียงเล็กน้อย ให้เป็นแอลกอฮอล์ โดยทั่วไปการหมักจะใช้เวลาประมาณ 2 - 3 วัน เพื่อให้ได้แอลกอฮอล์ที่มีความเข้มข้นประมาณร้อยละ 8 - 12 โดยปริมาตร

ตามทฤษฎี ปีส์ต์จะเปลี่ยนน้ำตาลกลูโคสเป็นแอลกอฮอล์ได้ร้อยละ 51.1 และแก๊สคาร์บอนไดออกไซด์ร้อยละ 48.9 โดยน้ำหนัก และมีความร้อนเกิดขึ้น ตามสมการเคมี ดังนี้



สมการเคมีแสดงกระบวนการผลิตเอทานอลจากน้ำตาลโดยเปลี่ยนแป้งและน้ำตาล

แต่ในทางปฏิบัติ น้ำตาลเพียงร้อยละ 95 เท่านั้นที่จะเปลี่ยนไปเป็นแอลกอฮอล์ นอกจากนั้นปีส์ต์จะใช้สำหรับการเจริญเติบโตของตัวมันเอง และเปลี่ยนเป็นผลพลอยได้อื่น ได้แก่

Acetaldehyde	ร้อยละ 0-0.03
Acetic acid	ร้อยละ 0.05-0.25
Glycerine	ร้อยละ 2.5-3.6
Lactic acid	ร้อยละ 0-0.2
Succinic acid	ร้อยละ 0.5-0.77
Fusel oil	ร้อยละ 0.25-0.5
Furfural	เล็กน้อย

การหมักแอลกอฮอล์ แบ่งออกเป็น 3 ชนิดได้แก่

1. การหมักแบบแบทท์ (Batch fermentation) เป็นกระบวนการหมักผลิตภัณฑ์โดยอาศัยการ

เติมวัตถุดิบ สารอาหาร และหัวเขื่อ ลงไปในถังหมักเพียงครั้งเดียว ตลอดกระบวนการ

2. การหมักแบบเฟดแบทฟาร์ (Fed batch fermentation) เป็นกระบวนการหมักที่มีการเติมวัตถุดิบและสารอาหารลงไปในถังหมักมากกว่า 1 ครั้งขึ้นไป เพื่อให้เขื้อจุลทรีสามารถใช้วัตถุดิบและสารอาหารได้ในปริมาณสูงขึ้น

3. การหมักแบบต่อเนื่อง (Continuous fermentation) เป็นกระบวนการหมักที่มีการเติมวัตถุดิบและสารอาหารเข้าไปในถังหมัก และแยกເອົາພລິດກັນທ່ອອກມາຕລອດເວລາ ทำໃຫ້ສາມາດພລິດພລິດກັນທີ່ໄດ້ສູງສຸດ ในຮະຍະເວລາທ່ານັ້ນ ເມື່ອເຫັນກັບກາຮ່າມັກທັງສອງໝົດທີ່ກ່າວມາ

ອ່າຍໄກຕາມ ກາຮ່າມັກແລກອອຍລືນປະເທດໄທຢ ເຊັ່ນ ກາຮ່າມັກແລກອອຍລືນພື້ນພລິດສຸຮາ ສ່ວນໃໝ່ຢັ້ງເປັນກາຮ່າມັກແບທີ່ ຮວມທັງກາຮ່າມັກແລກອອຍລືນຈາກມັນສຳປະໜັດດ້ວຍ ຜຶ່ງຍັງໄມ້ມີທີ່ໄດ້ ໃນໂລກໄ້ ກະບວນກາຮ່າມັກແບທີ່ຕ່ອນເນື່ອງ

3. ກາຮ່າມັກພລິດກັນທ່ອເຄຫານອລ ແລະ ກາຮ່າມັກທໍາໄທບຣິສຸທີ່

ຂັ້ນຕອນທີ່ສາມໃນກະບວນກາຮ່າມັກພລິດເຄຫານອລ ອີກຕີກາຮ່າມັກແຍກເຄຫານອລ ແລະ ທໍາໄທບຣິສຸທີ່ ເປັນກາຮ່າມັກເຄຫານອລທີ່ມີຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນປະມາມລ້ອຍລະ 8 - 12 ໂດຍປຣິມາຕຣ ອອກຈາກນ້ຳໜັກທີ່ອໍານົ່າສ່າ ໂດຍໆຢັ້ງກະບວນກາທາງເທົ່າມີ ໄດ້ແກ່ ກະບວນກາຮ່າມັກລັ້ນລຳດັບສ່ວນ ຜຶ່ງສາມາດແຍກເຄຫານອລໃຫ້ໄດ້ຄວາມບຣິສຸທີ່ຮ້ອຍລະ 95.6 ໂດຍປຣິມາຕຣ (ໃນທາງປົງປັບຕິຈະເຮັດວຽກວ່າ ເຄຫານອລຮ້ອຍລະ 95) ອ່າງໄກຕາມ ກາຮ່າມັກລັ້ນທີ່ຄວາມຕັນປະຍາກະຈະໄມ້ສາມາດພລິດເຄຫານອລໃຫ້ມີຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນສູງກວ່ານີ້ໄດ້ ເນື່ອຈາກເກີດອົງປະກອບທີ່ເປັນສາຮັບສົມຄົງຈຸດເຕືອດ (Azeotropic mixture) ທີ່ອີກອອງຜສມາຂອງສາທີ່ມີຈຸດເຕືອດຄົງທີ່ ແຕ່ໃນການນໍາໄປໃໝ່ເພື່ອເປັນເຂົ້າເພີ້ມ ດ້ວຍການນໍາໄປໃໝ່ເພື່ອເປັນເຂົ້າເພີ້ມ ຕ້ອງທໍາໄທເຄຫານອລມີຄວາມບຣິສຸທີ່ສູງຂັ້ນທີ່ຮ່າດບໍ່ໄມ່ຕໍ່ກວ່າຮ້ອຍລະ 99.5 ໂດຍປຣິມາຕຣ ເຄຫານອລທີ່ມີຄວາມບຣິສຸທີ່ສູງ ເປັນນີ້ເຮັດວຽກວ່າ ເຄຫານອລໄວ້ນ້ຳ (Anhydrous ethanol ທີ່ອ ຂອບເຂດເຄຫານອລ (Absolute ethanol) ດັ່ງນັ້ນຈຶ່ງຈໍາເປັນຕ້ອງໃໝ່ເຖິງນີ້ເຖິງນີ້ ມາໜ່າຍແຍກນ້ຳອາກາຈາແລກອອຍລືນທີ່ມີຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນຮ້ອຍລະ 95.6 ໂດຍປຣິມາຕຣ

ກຣມວິຊີ່ທີ່ເຫັນໄວ້ທີ່ມີຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນສູງໃໝ່ 3 ວິຊີ່ ໄດ້ແກ່

- ກະບວນກາຮ່າມັກນ້ຳດ້ວຍວິຊີ່ລັ້ນສັກດັບແຍກກັບສາທີ່ສາມ (Extractive distillation with the third component) ເປັນວິຊີ່ດັ່ງເດີມທີ່ໃໝ່ກັນມານານ ຈົນລຶ່ງປັຈຈຸບັນກົງຍັງໃໝ່ກັນໃນເງິພານິຍົງຍົງ ແຕ່ໄດ້ມີກາປປ່ວນເປັນເປົ້າກັນມາຈາກສາບເບນເຊີນ (Benzene) ມາໃໝ່ສາຮັບສົມຄົງຈຸດເຕືອດ (Cyclohexane) ຜຶ່ງມີອັນດຽວຍື່ນຍົງກວ່າແທນ

- ກະບວນກາຮ່າມັກດ້ວຍວິຊີ່ມີເນັດ (Membrane pervaporation)

- ກະບວນກາຮ່າມັກດ້ວຍວິຊີ່ມີເລຸດລົງ (Molecular sieve separation)

ສອງວິຊີ່ທີ່ມີຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນສູງສຸດໃໝ່ ອ່າງໄກຕາມວິຊີ່ກາຮ່າມັກທັງ 3 ຂ້າງຕັນນີ້ ມີທັງໝອດີແລະໝ້ອເສີຍການພິຈານາວ່າຈະເລືອກໃໝ່ວິຊີ່ໃໝ່ຂັ້ນອູ້ກັບວິຊີ່ທີ່ມີຄວາມເຂັ້ມຂັ້ນສູງສຸດ ຮວມທັງຄວາມສະດວກໃນການປົງປັບຕິງານ ແລະຕັ້ນຖຸນີ້ໃໝ່ກັບກັນນີ້

4. การใช้ประโยชน์จากผลิตภัณฑ์รองและของเสียจากการงาน

ขั้นตอนสุดท้ายในกระบวนการผลิตอาหารคลือก การใช้ประโยชน์จากผลิตภัณฑ์รองและของเสียจากโรงงานอาหารคลือก ในกระบวนการผลิตอาหารคลอ่นนั้น นอกจากจะได้อาหารคลือเป็นผลิตภัณฑ์หลักแล้ว ยังเกิดผลิตภัณฑ์รองอื่นอีก ได้แก่ แก๊สคาร์บอนไดออกไซด์ น้ำมันพืชเชล และอื่นๆ นอกจากนี้ยังมีของเสียที่เกิดจากการกระบวนการผลิต เช่น น้ำเสียจากการกรองลิ่น การที่ออกจากขั้นตอนการหมักและขั้นตอนการเตรียมวัตถุดิบ เป็นต้น ของเสียเหล่านี้หากปล่อยไปสู่สิ่งแวดล้อมจะก่อให้เกิดผลกระทบ

ดังนั้นเพื่อว่ารักษาสิ่งแวดล้อมและข่ายลดต้นทุนการผลิต ปัจจุบันได้มีการพัฒนาเทคโนโลยีการใช้ประโยชน์จากผลิตภัณฑ์รองและของเสียขึ้น เช่น

- กระบวนการกำจัดน้ำกากสำ้า โดยการแปรรูปไปเป็นปุ๋ยชีวภาพ เป็นอาหารสัตว์ และเป็นแก๊สรักษาภาพ
 - กระบวนการกำจัดแก๊สคาร์บอนไดออกไซด์ โดยการทำให้บริสุทธิ์และแปรรูปไปใช้ในอุตสาหกรรมเครื่องทำความเย็น น้ำอัดลม น้ำโซดา น้ำแข็งแห้ง อุปกรณ์ดับเพลิง เป็นต้น
 - กระบวนการกำจัดน้ำมันพิษ เชล โดยการแปรรูปไปใช้ในอุตสาหกรรมผลิตแล็คเกอร์ ผสมทำกาวน้ำทอมบานชนิด ยาฆ่าแมลง ยาป่าัวชพช์ และอื่นๆ

การใช้เอกสารลิ้น้ำเป็นเครื่องเพลิง

ເອການຄລໄຮ້ນໍາທີ່ພລິຕໄດ້ ສາມາຮານນໍາໄປໃໝ່ເປັນເງື້ອເພີ້ງໄດ້ 3 ອຸປະບົບຄືອ

1. เป็นเชื้อเพลิงโดยตรง ทัดแทนน้ำมันเบนซินและดีเซล
 2. ใช้ในรูปน้ำมันเชื้อเพลิงผสม โดยนำไปผสมกับน้ำมันเบนซิน เรียกว่า “แก๊สโซฮอล์” (Gasohol) หรือผสมกับน้ำมันดีเซล เรียกว่า “ดีโซฮอล์” (Diesohol)
 3. ใช้เป็นสารเติมแต่งหรือสารเคมีเพิ่มออกเทนให้แก่เครื่องยนต์ เป็นการทดแทนสาร MTBE (Methyl tertiary butyl ether) หรือ ETBE (Ethyl tertiary butyl ether) ที่ผลิตได้จากปิโตรเลียม

สำหรับประเทศไทย ได้ให้ความสำคัญกับการใช้�퇴งานออนไลน์รูปแบบนี้เพลิงผสม โดยได้มีการทดลองตลาดไปแล้วโดยหน่วยงานหลัก 4 หน่วยงาน ได้แก่ โครงการส่วนพระองค์ สวนจิตรลดา สถาบันวิจัยวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งประเทศไทย บริษัท ปตท. จำกัด (มหาชน) และบริษัท บางจากปิโตรเลียม จำกัด (มหาชน)

โครงการทดลองตลาด “แก๊สโซฮอร์ล์” ดังกล่าว ใช้ส่วนผสมระหว่างน้ำมันเบนซินไร้สารตะกั่วออกเทน 91 ต่อเอทานอลในอัตรา 90 : 10 ซึ่งเป็นอัตราส่วนที่คณะกรรมการเอทานอลแห่งชาตินำไปกำหนดในระดับนโยบายของชาติไว้แล้ว โดยในเบื้องต้นให้เป็นตัวแทนสาร MTBE ที่นำเข้าจากต่างประเทศ ในอนาคต หากมีการผลิตเอทานอลมากขึ้น ก็จะพยายามนำไปใช้ในเนื้อน้ำมันแก๊สเพลิงต่อไป

ผลการทดลองในปัจจุบันสอดคล้องกับผลการทดลองในอดีตปั่งปี พ.ศ. 2528 - 2530 ๙๗

สถาบันวิจัยวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งประเทศไทย เดย์ไฮต์ตราส่วนผสมระหว่างน้ำมันเบนซินธรรมชาต่อ เอกทานอลเท่ากับ 85 : 15 และในการทดลองตลาดร่วมกับบริษัท ส่องพลอย จำกัด และการปีโตรเลียมแห่งประเทศไทย จัดทำหน่วยผลิตภัณฑ์ “น้ำมันเบนซินผสมพิเศษ” หรือแก๊สโซเชล ที่รุ่นจักกันในปัจจุบัน ซึ่งเป็น ส่วนผสมระหว่างน้ำมันเบนซินธรรมชาติอ่อนน้ำมันเบนซินชูปอร์ต์กับเอกทานอลในอัตราส่วนเท่ากับ 15 : 35 : 50 ผลปรากฏว่า ผู้บริโภคยอมรับคุณภาพของน้ำมันเบนซินพิเศษนี้ โดยเฉพาะในเรื่องของการลดมลพิษจากไอเสีย พ布ว่าการใช้แก๊สโซเชลช่วยให้เกิดการเผาไหม้ที่สมบูรณ์ ทำให้แก๊สคาร์บอนมอนอกไซด์ (CO) และ ไฮโดรคาร์บอน (HC) ลดลง

ข้อดีของการใช้เอกทานօลจากวัสดุเกษตรเป็นพลังงานทดแทน สุ่ปได้ดังนี้

1. เกษตรกรรมแหล่งหรือทางเลือกในการขยายวัตถุดิบเพิ่มขึ้น
2. เกษตรสามารถสร้างโรงงานผลิตในแหล่งวัตถุดิบกระจายออกไปทั่วประเทศ
3. สามารถผลิตใช้เองโดยไม่มีวันหมด
4. สร้างงานให้เกษตรกรเพิ่มขึ้น ลดปัญหาการว่างงาน และกระจายแหล่งงานสู่ชนบท
5. ช่วยประหยัดเงินตราต่างประเทศ
6. ช่วยให้ประเทศไทยมีแหล่งพลังงานเพิ่มขึ้น
7. เพิ่มอำนาจต่อรองให้กับเกษตรกร
8. ยกระดับราคายาให้และสร้างเสถียรภาพด้านราคา
9. ลดมลพิษในอากาศจากสารเพิ่มค่าออกเทน MTBE โดยใช้เอกทานօลผสมแทน
10. ตัดค่าน้ำน้ำสูงและค่าประกันทั้งในการส่งออกผลผลิตจากพืชไร่ไปยังตลาดต่างประเทศ และการนำเข้าน้ำมันเชื้อเพลิง
11. ด้านเศรษฐกิจ ทำให้มีเงินทุนหมุนเวียนเพิ่มขึ้น

เอกสารอ้างอิง

1. อธิวัตร ศรีนรคุตร, “เชื้อเพลิงเอกทานօลจากวัสดุการเกษตร : แหล่งพลังงานทางเลือกใหม่ของคนไทย”, วิทยาศาสตร์ และเทคโนโลยี, ปีที่ 15, ฉบับที่ 3, กันยายน- ธันวาคม พ.ศ. 2543, หน้า 5-8.
2. ราภานุวิ ครุส่ง, “เทคโนโลยีชีวภาพ”, สำนักพิมพ์โอเดียนสโตร์, กรุงเทพฯ, พิมพ์ครั้งที่ 1, พ.ศ. 2529.
3. พุนศุข อัตตะสัมปุณณะ, อธิวัตร ศรีนรคุตร, ศรี ปิยะพงศ์ และสุรพงษ์ จันทร์ผ่องศรี, “ความเป็นไปได้ของการผลิต และการใช้แอลกอฮอล์เป็นเชื้อเพลิง”, สถาบันวิจัยวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งประเทศไทย, กรุงเทพฯ, พ.ศ. 2540.
4. พุนศุข อัตตะสัมปุณณะ, ประไพศรี สมใจ, จำพล เอื้ออารี, สุภาพ อัจฉริยศรีพงศ์, ดำรง คำมีศักดิ์, อธิวัตร ศรีนรคุตร และวันชัย ชัยสัตตปกรณ์, “การผลิตเอกทานօลจากวัสดุเกษตร เพื่อเป็นพลังงานทดแทน”, สถาบันวิจัย วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีแห่งประเทศไทย, กรุงเทพฯ, พ.ศ. 2530.

(ข้อมูลจาก คณะกรรมการการพลังงาน สภาพัฒนาเศรษฐกิจและสังคมแห่งชาติ)