

การปรับปรุงเตาอบถ่านอัดแห้งและการทดสอบการอบ

Charcoal Briquette Dryer Improvement and Drying Performance Investigation

นิวิท เจริญใจ¹ และ ประสงค์ หน่อแก้ว²

บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อการอบลดความชื้นของถ่านอัดแห้ง โดยออกแบบและสร้างเตาอบระบบลมร้อน เตาอบที่ใช้ในการทดลองมีขนาด $1.60 \times 2.30 \times 1.50$ เมตร เตาอบมีระบบควบคุมอุณหภูมิแบบอัตโนมัติภายในเตาอบจะทำการทดลองอบลดความชื้นถ่านอัดแห้ง วิธีการทดลองอบลดความชื้นของถ่านอัดแห้งแบ่งออกเป็น 2 แบบ แบบที่หนึ่งอบลดความชื้นของถ่านอัดแห้งจำนวน 1,500 แห้ง แบบที่สอง อบลดความชื้นของถ่านอัดแห้งจำนวน 3,000 แห้ง ทั้งสองแบบใช้อุณหภูมิในการอบลดความชื้นที่ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส ตามลำดับ จากนั้นทำการวิเคราะห์หาความชื้นของถ่านอัดแห้งที่ลดลงและดันทุนทางเศรษฐศาสตร์ต่อห้องของถ่านอัดแห้งจากการอบลดความชื้นด้วยเตาอบถ่านอัดแห้งที่สร้างขึ้น จากการศึกษาพบว่าในการอบถ่านอัดแห้งแบบที่ 1 และแบบที่ 2 โดยการวิเคราะห์เส้นทางการอบแห้งพบว่า เมื่ออุณหภูมิสูงขึ้นจะส่งผลให้ระยะเวลาในการอบลดความชื้นลดลงและพบว่าในช่วงแรกของการให้ความร้อน อัตราการลดลงของความชื้นต่ำ แต่เมื่ออุณหภูมิภายนอกเตาอบเพิ่มขึ้นก็จะทำให้อัตราการลดความชื้นสูงตามไปด้วยและในการวิเคราะห์ทางเศรษฐศาสตร์พบว่าที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ของการอบแห้งแบบที่ 2 จะใช้ดันทุนค่าน้ำเชื้อเพลิงที่น้อยที่สุด คิดเป็น 0.44 บาทต่อคิโลกรัม

คำสำคัญ เตาอบ ถ่านอัดแห้ง สมรรถนะ

Abstract

The purpose of this research is to investigate the reduction in the moisture content of charcoal briquettes through the design, construction and use of a Charcoal Briquette Dryer (CBD) equipped with a hot air boiler. The CBD used measures $1.60 \times 2.30 \times 1.50$ m and has an automatic internal temperature control system installed as a heating regulator. Two experiments were employed to test the reduction in moisture content of the charcoal briquettes.

In the first set of experiments, the CBD was used to dry 1500 charcoal briquettes, whereas in the second, the CBD was used to dry 3000 charcoal briquettes. Both experiments were run at 60, 70 and 80 degrees Celsius. After the experiments, the rate of moisture reduction and the cost of drying briquettes were analyzed.

A drying curve derived from the two experiments showed that the higher the temperature, the shorter the time it took to dry briquettes. The study also showed that drying 3000 bricks at 80 degrees Celsius is the most economical method, at a cost of 0.11 baht per piece.

Key Word Dryer Charcoal Briquette Performance

¹รองศาสตราจารย์ ประจำภาควิชาวิศวกรรมอุตสาหการ คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเชียงใหม่

²อาจารย์ประจำ สาขาวิศวกรรมไมโครอิเล็กทรอนิกส์ คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยราชภัฏลำปาง

บทนำ

ถ้าอัคแด่เจ่งจากถ้านกະລາມພ້ວມເປັນถ้าອັດແທ່ງທີ່ມີຄູນສນບັດທີ່ດີທາຍປະກາເຊົ່າ ການໃຫ້
ຄວາມຮືອນສູງແລະຮະຍະວາການໃຊ້ຈານນາງກວ່າถ່ານໄມ້ໜີ້ນີ້ຄື່ນໆ ໄນແຕກປະຫຼາມສະໃໝ່ງານ ແລ້ວ ທຳໃຫ້ຄ່ານອັດແທ່ງ
ຈາກถ່ານກະລາມພ້ວມເປັນທີ່ນີ້ຍິນຂອງຜູ້ນົບຣິໂກຄ ຊຶ່ງແນ່ວາຈະສູງກວ່າເມື່ອເຖິງກັບຄ່ານອັດແທ່ງໜີ້ນີ້ຕາມ
ໂດຍໃນກະບວນກາຮັດຕ່ານອັດແທ່ງ [1] ເຮັດວຽກແຕ່ການນໍາຄ່ານກະລາມພ້ວມເປັນທີ່ຜ່ານການບດຍໝັດຂາດມາ
ຜສນກັບສ່ວນວັດຖຸດີທີ່ໃຊ້ເປັນຕົວປະສານ ຈາກນີ້ນໍາເຫຼົາເຄື່ອງອັດແທ່ງ ອັດໃຫ້ເປັນແທ່ງແລະຕັດໃຫ້ເປັນທ່ອນໆ
ນໍາຄ່ານອັດແທ່ງທີ່ໄດ້ໄປສິ່ງແດດ ເພື່ອໃຫ້ຄ່ານອັດແທ່ງຄຽງຮູບແລະຄວາມໜີ້ໄປໃນໝະເດີວັກນ ມາກໄນ້ມີແສງແດດ
ທີ່ຮູ້ໃນຂ່າວງຄຸດຟັນກີ່ໄມ້ສາມາດປົງບັດຕິວິທີການດັກລ່າວ່າໄດ້ ຜູ້ປະກອບກາຮະນໍາຄ່ານອັດແທ່ງລໍາເລີຍເຫຼາເຕົາ
ອົບທີ່ຈີ້ກວ່ານີ້ຄວາມໜີ້ອູ່ປ່ຽນມາສູງແລະກຳກາຮອນຄ່ານອັດແທ່ງຈານຄວາມໜີ້ອູ່ໃນກົມທີ່ຕາມມາຕຽບງານ(ນາງຕຽບງານ
ພລິຕັກົນທີ່ໜີ້ນີ້ມີຄວາມໜີ້ອູ່ປ່ຽນມາສູງແລະກຳກາຮອນຄ່ານອັດແທ່ງ(ມພງ.ໄຕຕະ/ໄຕຕະ) ກໍາທັນດີໃຫ້ຄ່ານອັດແທ່ງຕ້ອງນີ້ຄວາມໜີ້ໄນ້ເກີນ 8% ໂດຍນໍາຫຼັກ
ຫລັງຈາກນີ້ນໍາອອກຈາກເຕົອນ ເພື່ອຮອກການບຽງແລະຈັດສັງແກ່ຄູກຄ້າຕ່ອງໄປ
ກະບວນກາຮັດຕ່ານອັດແທ່ງຂອງຜູ້ປະກອບກາຮະນາດເລື້ອງຮ່າຍນີ້ ໃນຂັ້ນຕອນກາຮອນຄວາມໜີ້ທີ່
ຜູ້ປະກອບກາຮະນາດເລື້ອງຮ່າຍນີ້ໄດ້ສ່ວັງເຕົອນເພື່ອໃຊ້ສໍາຫັກກາຮອນຄວາມໜີ້ຂອງຄ່ານອັດແທ່ງ ຈາກການໃຊ້ຈານເຕົອນທີ່ສ່ວັງໜີ້
ພບວ່າມີຕິ່ນທຸນດ້ານເຫຼື່ອເພັນສູງແລະຄຸນກາພດ້ານຄວາມໜີ້ໄນ້ເປັນໄປກົມທີ່ມາຕຽບງານ

วัดถูประสังค์ของงานวิจัย

เพื่อศึกษาความสามารถในการตอบถูกความซึ่งกันอัดแท่งด้วยเตาอบระบบลมร้อนและการวิเคราะห์คุณภาพในการปรับปรุงเตาอบ โดยใช้หลักการทำงานของรูปแบบตัวเรียนและวิศวกรรม

วิธีดำเนินการวิจัย

งานวิจัยนี้ได้ทำการออกแบบเตาอบ โดยมีส่วนประกอบหลัก คือ เตาอบและชุดควบคุมอุณหภูมิ โดยเตาอบมีขนาด $1.60 \times 2.30 \times 1.50$ เมตร(กว้างxยาวxสูง) สามารถบรรจุถ่านอัดแห้งในการอบลดความชื้นได้สูงสุดครั้งละ 3,000 แท่ง พนังชั้นในทำจากเหล็กแผ่น บุ๊วชันวนกับความร้อนอีกชั้นหนึ่ง การให้ความร้อนกับถ่านอัดแห้งใช้ความร้อนจากหัวเผาเป็นอุปกรณ์ให้ความร้อนกับอากาศที่ไหลผ่านเข้าภายในเตาอบโดยตรงซึ่งมีระบบควบคุมการเปิด-ปิดแก๊สเชื้อเพลิง

การทดลองผลเพื่อหาปริมาณความชื้นที่ลดลงของถ่านอัดแห้ง ใช้จำนวนถ่านอัดแห้งในการทดลองครั้งละ 1,500 และ 3,000 แห้ง อุณหภูมิในการทดสอบ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส บันทึกผลปริมาณความชื้นทุก 2 ชั่วโมง โดยทำการทดสอบทั้ง 3 ครั้ง

ការកាំណុចខ្លួនរបស់ខ្លួន តាមបញ្ជាផ្ទាល់រាយក្រឹងក្នុងពេលវេលាដែលមិនអាចការឡើងបាន

$$M \equiv [(A - B) / A] \times 100$$

(1)

M หมายถึง ร้อยละ/รูปแบบความทึ่งของผู้อ่านอัตราเท่า

A หมายถึง หน้าหนังของค่านักดูแท่งก่อนอนุ

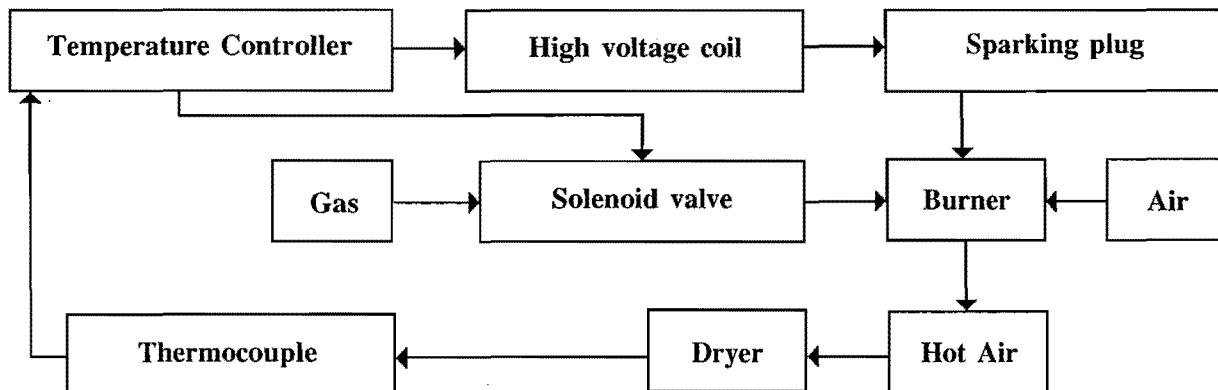
B หมายถึง หน้าหนังสือค่าน้ำอุดแท่งหลังคา

เตาอบแบบเดิมมีขนาด $1.60 \times 2.30 \times 1.50$ เมตร ผนังเตาอบทำจากกระเบื้องแผ่นเรียบ(กระเบื้องซีเมนต์ไบทินแผ่นเรียบ) บุภายในผนังเตาอบคือวัสดุที่กันความร้อน ชุดให้ความร้อนดัดแปลงมาจากการให้ความร้อนของเตาอบถ้าไม่แนบให้หัววัน [2] ลังแสดงในรูปที่ 1 อุณหภูมิลมร้อนที่วัดได้จากช่องทางเข้าประมาณ 96°C ซึ่งลมร้อนถูกปล่อยเข้าภายในเตาอบตลอดเวลาโดยลมร้อนที่ถูกปล่อยเข้าภายในเตาอบจะถูกดันออกตามบริเวณรอยต่อของผนังเตาอบเนื่องจากไม่มีช่องสำหรับระบายความชื้น ให้เชื้อเพลิงในการอบลักษณะความชื้น $30\text{ g}/\text{kg}\text{ dry weight}$ ของการอบลดความชื้น 24% รวมไป

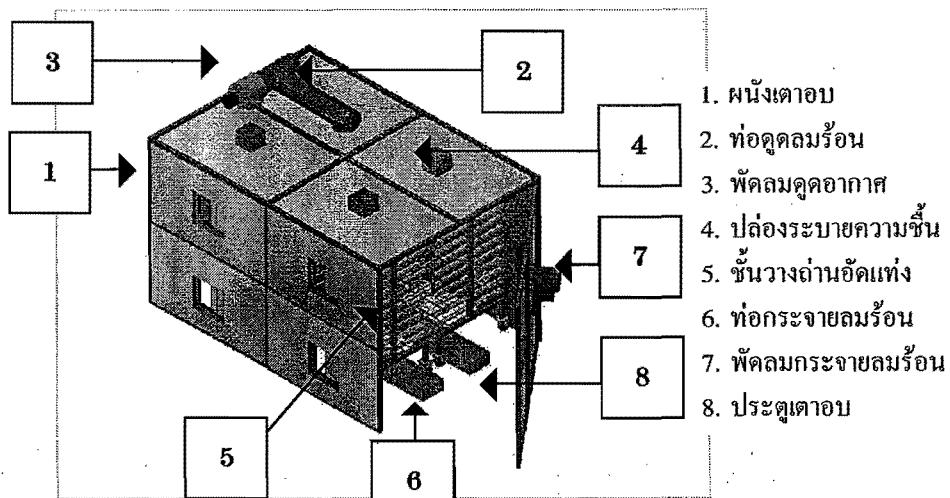


รูปที่ 1 ชุดให้ความร้อนเตาอบแบบเดิม

จากการศึกษาข้อมูลดังกล่าวข้างต้น ทางผู้วิจัยจึงมีแนวความคิดในการออกแบบเตาอบ [3] โดยมีระบบควบคุมอุณหภูมิอัตโนมัติภายในและโครงสร้างเตาอบดังแสดงในรูปที่ 2 และรูปที่ 3 ตามลำดับ



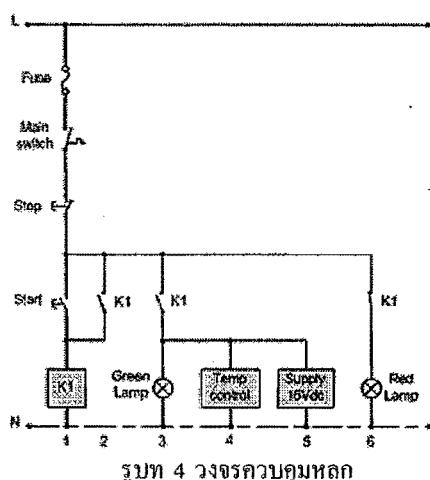
รูปที่ 2 ไดอะแกร์มชุดควบคุมอุณหภูมิ



รูปที่ 3 เตาอบถ่านอัดแท่งที่ทำการออกแบบ

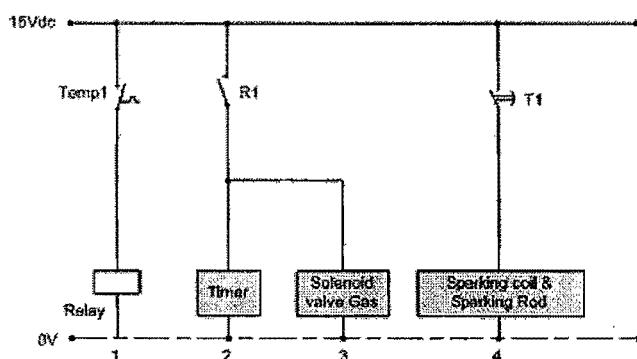
การออกแบบชุดควบคุมอุณหภูมิ โดยแบ่งออกเป็นวงจรควบคุมหลักและวงจรควบคุมการจุดประกายไฟของเตาอบถ่านอัดแห้ง โดยมีรายละเอียดดังนี้

จากรูปที่ 4 วงจรควบคุมหลัก มีหลักการทำงาน คือ เมื่อมีสัญญาณไฟฟ้าไหลผ่านพวต์ สวิตช์หลัก (Main Switch) และสวิตช์ (Stop) หลอดแสดงผลตีแดงจะสว่าง แสดงเครื่องยังไม่ทำงาน เมื่อกดสวิตช์ (Start) ทำให้แมคเนติกส์สวิตช์ (K1) ทำงาน หลอดแสดงผลตีเขียวสว่าง วงจรควบคุมอุณหภูมิเริ่มทำงาน และจะหยุดทำงานเมื่อกดสวิตช์ (Stop)



รูปที่ 4 วงจรควบคุมหลัก

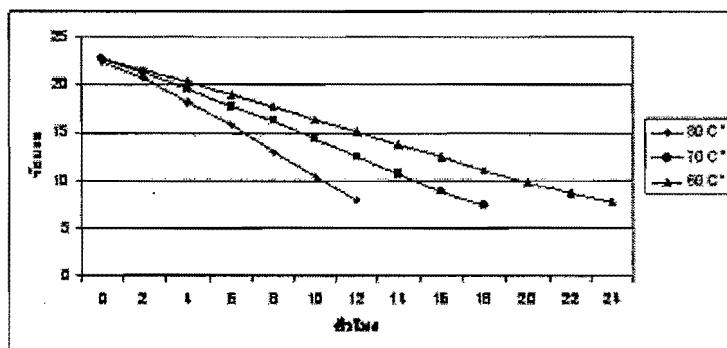
จากรูปที่ 5 วงจรควบคุมการจุดประกายไฟ หากอุณหภูมิภายในเตาอบลดลงถึงค่าที่กำหนดไว้ ตัวตรวจสอบอุณหภูมิต่อวงจรควบคุมให้รีเลย์ทำงาน จากนั้นหน้าสัมผัสตีเรียจจะต่อวงจรควบคุมให้ Solenoid Valve Gas เปิด และชุด Sparking Coil และ Sparking Rod ทำงาน จากนั้นเมื่ออุณหภูมิภายในเตาอบสูงขึ้น จนถึงค่าที่กำหนดไว้จะทำให้ Sensor ตัวตรวจ Solenoid Valve Gas



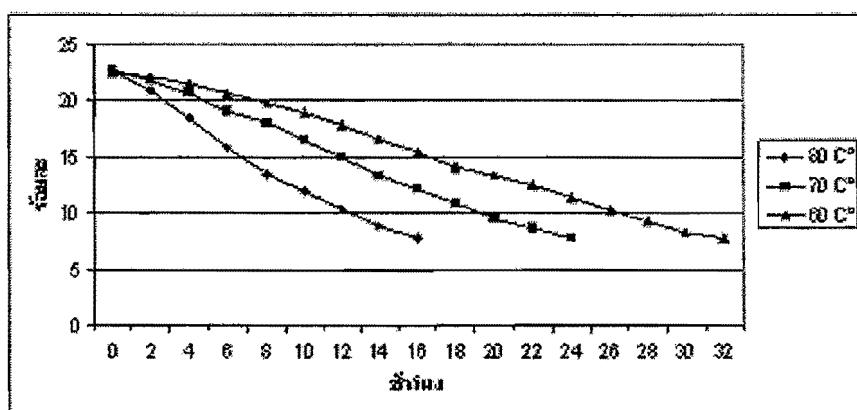
รูปที่ 5 วงจรควบคุมการจุดประกายไฟของเตาอบถ่านอัดแห้ง

ผลการทดลองของลดความชื้นถ่านอัดแท่ง

การทดลองของลดความชื้นถ่านอัดแท่ง แบ่งการทดลองออกเป็นสองส่วน โดยส่วนแรกใช้จำนวนถ่านอัดแท่ง 1,500 แท่ง และส่วนที่สองใช้จำนวนถ่านอัดแท่ง 3,000 แท่ง โดยกำหนดอุณหภูมิที่ใช้ในการอบคือ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส ตามลำดับ



รูปที่ 6 ปริมาณความชื้นของถ่านอัดแท่ง จำนวนถ่านอัดแท่ง 1,500 แท่ง



รูปที่ 7 ปริมาณความชื้นของถ่านอัดแท่ง จำนวนถ่านอัดแท่ง 3,000 แท่ง

จากรูปที่ 6 และรูปที่ 7 แสดงเส้นโค้งการอบแห้งที่จำนวนถ่านอัดแท่ง 1,500 แท่ง การอบลดความชื้นที่อุณหภูมิ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส ใช้เวลาในการอบลดความชื้น 24, 18 และ 12 ชั่วโมง ตามลำดับ ขณะที่เส้นโค้งการอบแห้งที่จำนวนถ่านอัดแท่ง 3,000 แท่ง การอบลดความชื้นที่อุณหภูมิ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียส ใช้เวลาในการอบลดความชื้น 32, 24 และ 16 ชั่วโมงตามลำดับ ผลที่ได้สรุปว่า เมื่ออุณหภูมิที่ใช้อบลดความชื้นสูงขึ้น จะส่งผลให้ระยะเวลาในการอบลดความชื้นลดลงและจากเส้นโค้งการอบแห้ง ยังพบอีกว่าช่วงแรกของการอบลดความชื้น อุณหภูมิภายในถ่านอัดแท่งจะยังต่ำ การลดความชื้นจะเกิดขึ้นได้น้อย ส่งผลทำให้ปริมาณของความชื้นภายในถ่านอัดแท่งในช่วงนี้ลดลงน้อย แต่มื่ออุณหภูมิภายในเตาอบสูงขึ้น อัตราการลดความชื้นจะสูงตามไปด้วยและในช่วงท้ายของการอบลดความชื้น อัตราการลดความชื้นจะลดลง เนื่องจากปริมาณความชื้นที่เหลืออยู่ในถ่านมีปริมาณน้อย

ค่าใช้จ่ายด้านเชื้อเพลิง

เชื้อเพลิงที่ใช้ในการทดลองคือแก๊สหุงต้มหรือแก๊สปิโตรเลียมเหลว (liquefied Petroleum Gas, LPG) การทดลองใช้แก๊สเชื้อเพลิง ขนาดน้ำหนักสุทธิ 15 กิโลกรัม แรงดันใช้งาน 22 ปอนด์ต่อตารางนิวตัน ปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้โดยการซั่งน้ำหนัก

ตารางที่ 1 ปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบลดความชื้นด้านอัดแห้ง

	1,500 แท่ง			3,000 แท่ง		
	80 °C	70 °C	60 °C	80 °C	70 °C	60 °C
ปริมาณเชื้อเพลิงที่ใช้ (กก.)	12.14	16.43	20.01	16.88	23.58	27.81
ค่าเชื้อเพลิง(19.33บาท/กก.)	234.67	317.59	386.79	326.29	455.80	537.57
ต้นทุนต่อหน่วย (บาท)	0.16	0.21	0.26	0.11	0.15	0.18

จากการที่ 1 พบว่าการสิ้นเปลืองเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบลดความชื้นด้านอัดแห้งจำนวน 1,500 แท่ง และ 3,000 แท่งที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส จะสิ้นเปลืองเชื้อเพลิงน้อยที่สุด โดยการอบลดความชื้นด้านอัดแห้ง จำนวน 1,500 แท่งสิ้นเปลืองเชื้อเพลิงเฉลี่ย 12.14 กิโลกรัม ส่วนการอบลดความชื้นด้านอัดแห้ง จำนวน 3,000 แท่งสิ้นเปลืองเชื้อเพลิงเฉลี่ย 16.88 กิโลกรัม แสดงให้เห็นว่าการอบลดความชื้นด้านอัดแห้งที่ อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส มีความเหมาะสมต่อเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบลดความชื้นด้านอัดแห้ง

การวิเคราะห์ด้านเศรษฐศาสตร์

การหาต้นทุนต่อครั้งในการผลิตด้านอัดแห้งและระยะเวลาในการคืนทุน(Payback Period) จากตารางที่ 1 การอบลดความชื้นที่อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส มีต้นทุนต่อหน่วยของจำนวนต่อหน่วย 3,000 แท่ง เป็นเงิน 0.11 บาทต่อหน่วยหรือ 0.44 บาทต่อกิโลกรัม ซึ่งเป็นค่าใช้จ่ายที่ต่ำสุด ดังนั้น จึงนำมาคำนวณต้นทุนการอบลดความชื้นด้านอัดแห้งของเตาอบที่ทำการปรับปรุง

จากปริมาณความต้องการของถุงค้าและความสามารถในการผลิต ทางโรงงานจะทำการผลิต ด้านอัดแห้งเฉลี่ย 100 ครั้งต่อปี เครื่องจักรที่ใช้ในกระบวนการผลิตมีอายุการใช้งาน 10 ปี ในการผลิตด้านอัดแห้ง 3,000 แท่งต่อครั้งจะได้ด้านอัดแห้งที่พร้อมจำหน่ายแก่ถุงค้า ประมาณ 750 กิโลกรัม จำหน่าย กิโลกรัมละ 14 บาท ซึ่ง การผลิตด้านอัดแห้งแต่ละครั้งจะได้ผลตอบแทนสุทธิ 1,838.38 บาท โดยเตาอบ ด้านอัดแห้งที่ทำการปรับปรุงจะมีระยะเวลาในการคืนทุน เมื่อทำการอบด้านอัดแห้ง จำนวน 63 ครั้งหรือ 8 เดือน

ต้นทุนของแก๊สเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบลดความชื้นด้านอัดแห้ง เตาอบแบบเดิมใช้เวลาในการอบลดความชื้น 24 ชั่วโมง สิ้นเปลืองแก๊สเชื้อเพลิง จำนวน 30 กิโลกรัม ๆ ละ 19.33 บาท กิດเป็นเงิน 579.90 บาท ส่วนเตาอบที่ทำการปรับปรุงสิ้นเปลืองเชื้อเพลิง 16.88 กิโลกรัม กิດเป็นเงิน 326.29 บาท ทำให้ต้นทุนค่าเชื้อเพลิงลดลง 253.61 บาทหรือต้นทุนเชื้อเพลิงลดลงร้อยละ 43.74

สรุปผลการศึกษาวิจัย

ผู้ดำเนินการวิจัยได้ทำการออกแบบและสร้างเตาอบด้านอัดแห้ง โดยมีขนาด ความกว้าง 1.60 เมตร ความยาว 2.30 เมตร และความสูง 1.50 เมตร โดยมีระบบควบคุมอุณหภูมิกายในเตาอบที่ทำการทดสอบอบลดความชื้นด้านอัดแห้งที่อุณหภูมิ 60, 70 และ 80 องศาเซลเซียสตามลำดับ การทดลองอบลดความชื้นด้านอัดแห้งเบ่งจำนวนด้านอัดแห้งเป็น 1,500 แท่ง และ 3,000 แท่ง จากนั้นทำการอบลดความชื้นด้านอัดแห้งด้วยอุณหภูมิและจำนวนดังกล่าวข้างต้น อิกอย่างละ 3 ครั้ง พบว่าการอบลดความชื้นด้วยอุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ที่จำนวนครั้งละ 3,000 แท่ง จะมีต้นทุนในการอบลดความชื้นต่อหน่วย ต่ำที่สุด และสามารถลดการใช้ปริมาณเชื้อเพลิง ลงได้ ร้อยละ 43.74 และระยะเวลาในการคืนทุน 8 เดือน

เอกสารอ้างอิง

- [1] ราชนี มหาสนันท์. (2548). การออกแบบและสร้างเครื่องผลิตถ่านหัตถ์สำหรับการผลิตในระดับครัวเรือน. วิทยานิพนธ์ มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.
- [2] พุนพัฒ์ พุนน้อย และ มนตรี ณัชรินทร์. (2543). การปรับปรุงประสิทธิภาพการใช้พลังงานเครื่องอบถ่านไบเบนได้หัวน้ำเพื่อการอบแห้งผลผลิตเกษตร. งานวิจัย มหาวิทยาลัยแม่โจ้.
- [3] พิเชษฐ์ น้อยมูล. (2546). ผลของการเปลี่ยนแปลงกระบวนการผลิตความชื้นและคุณภาพถ่านหัตถ์เปลือก. วิทยานิพนธ์ มหาวิทยาลัยเชียงใหม่.