

แนวทางใหม่ในการประยุกต์พัฒนา

สำหรับขบวนการทางให้แห้งในวงการอุตสาหกรรม

ไทย นายปรีพนธ์ ปัจพิพานนท์ M.Sc. Engineering
กรรมการผู้จัดการ
บริษัท ยูที เอนยีเนียร์ริง จำกัด

สาระบัญ

- 1) บทนำ
- 2) ขบวนการท่าให้แห้ง
 - 2.1) การท่าให้แห้งโดยไม่ใช้วิธีการดูดความชื้น
 - 2.2) การท่าให้แห้งโดยวิธีการดูดความชื้น
 - 2.3) ข้อเปรียบเทียบระหว่างวิธีทั้งสอง
- 3) บทสรุป

บทนำ

ช่วงระยะเวลา 10 ปีที่ผ่านมาราคาค่าพัสดุงานเพิ่มสูงขึ้น ทำให้การประหยัดพลังงานเข้ามามีบทบาทสำคัญและจำเป็นต่อการผลิตในวงการอุตสาหกรรม เพื่อให้ได้คืนทุนต่อไป เป็นได้ว่าราคาค่าพัสดุงาน และปริมาณการใช้พลังงานสามารถที่จะให้ผลกำไรของอุตสาหกรรมลดลงหรือ เพื่อได้อย่างมาก

มีการศึกษา และความพยายามอย่างทุกทาง เพื่อลดปริมาณการใช้พลังงานลง เป็นที่แน่ชัดว่า มีวิธีการหลายวิธีในขบวนการอุตสาหกรรม สามารถประหยัดเงินให้กับอุตสาหกรรมได้ วิธีการที่พบเห็นมากที่สุดที่ใช้กันโดยทั่วไปคือ Heat Recovery และ Optimizing of the process. Heat Recovery คือการนำพลังงานที่ต้องไปอย่างเปล่าประโยชน์จากกระบวนการใช้ให้เกิดประโยชน์สูงสุด ส่วน Optimizing of the Process เป็นการจัดระบบการผลิตให้ดีที่สุด การลงทุนในด้านการประหยัดพลังงาน เกือบทุกกรณี ที่สูงนี้ได้ว่าสามารถสร้างผลกำไรได้คุ้มค่า

แต่มีวิธีการประหยัดพลังงานในขบวนการท่าให้แห้งวิธีหนึ่ง ที่ยังไม่เป็นที่รู้จักกันมากนักในวงการอุตสาหกรรม วิธีนี้ก็คือ Dehumidification หรือวิธีการดูดความชื้นจากอากาศ

2) ขบวนการทำให้แห้ง (Drying Plants)

อุตสาหกรรมจำนวนมากใช้ขบวนการทำทำให้แห้ง เพื่อที่จะกำจัดความชื้นออกจากการวัสดุ ซึ่งต้องการคุณสมบัติแห้ง ด้วยอย่างของอุตสาหกรรมที่จำเป็นต้องเพื่อการน้ำให้แห้ง ได้แก่ อุตสาหกรรมอาหาร เครื่องและ เวชภัณฑ์ เป็นต้น ผลิตภัณฑ์ที่ต้องการ การทำให้แห้งในอุตสาหกรรมตั้งแต่ดาวน์ อาทิ

นมผง

สีเคลือบ

ยาปฏิชีวนะ

ฉนวนและอื่น ๆ

ไฟย่อยรวมชาติแห้งการทำให้แห้งจะใช้พลังงานสูงมาก ถ้าหากการใช้สูงถึง 600 Kcal หรือ 700 Wh ต่อการทำให้น้ำร้อน 1 Kg. แต่ในทางปฏิบัติจริงอัตราการใช้พลังงานในขบวนการทำให้แห้งอาจจะสูง เป็นสองเท่า สามเท่า หรือมากกว่า

ดังนั้น จึงนำสูตรใจไม่น้อย สำหรับการประยุกต์พัฒนา ในขบวนการทำให้แห้ง ซึ่งสามารถทำได้ หลายวิธี ด้วยอย่างเช่น วิธี Process Optimizing, Heat Recovery และวิธีลดความชื้น

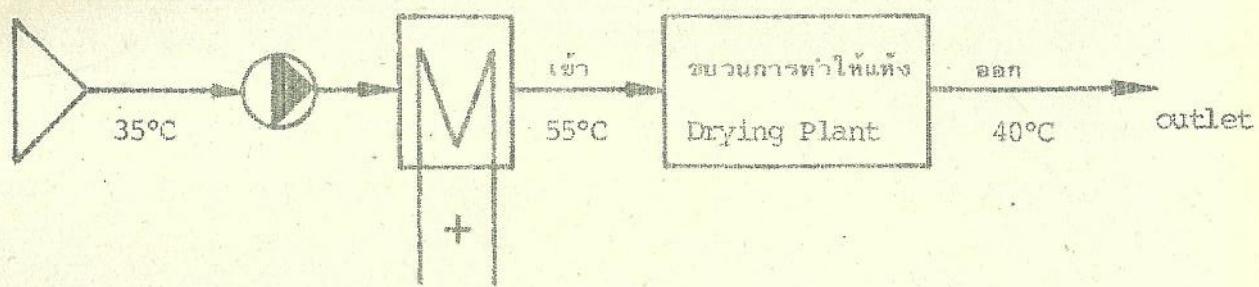
ยกความ แห้งตัวอย่างเช่นต่อไป แสดงให้เห็นว่า เราสามารถประยุกต์พัฒนาในขบวนการทำให้แห้ง ได้จากวิธีการลดความชื้นจากอากาศ หรือ Dehumidification

2.1) การทำให้แห้งโดยไม่ใช้วิธีการลดความชื้น

สมมุติขบวนการทำให้แห้งจะกำจัดน้ำออกจากหัวผลิตภัณฑ์ 100 Kg ใน 1 ชั่วโมง ด้วยการใช้ ความร้อน (น้ำคาวาหรือน้ำสูญญากาศหรือเทนค์ผลิตภัณฑ์) และระบนเปิดไฟย่อยจาก วิธีการลดความชื้น

อากาศที่ใช้ในขบวนการทำเป็นอากาศบริสุทธิ์ อุณหภูมิเท่ากับ 35 องศาเซลเซียส และมีปริมาณ ความชื้น 21.5 กรัมต่อบริบาร์อากาศที่หนัก 1 กิโลกรัม อากาศสุดท้ายให้ร้อนปืน จะมีอุณหภูมิ 55 องศา เซลเซียส เพื่อส่งเข้าไปในขบวนการทำให้แห้ง อากาศที่ออกจากขบวนการทำให้แห้งจะควบคุม อุณหภูมิให้ไม่เกิน 40 องศาเซลเซียส

ขบวนการทำให้แห้งดูได้จาก Flow Chart รูปที่ 1 และใน IX-graph รูปที่ 3 ผลที่ได้ คือ เราสามารถกำจัดน้ำออกจากการให้ 6.7 กรัมต่ออากาศแห้งที่ผ่านเข้าขบวนการทำ 1 กิโลกรัม ($\Delta x = 6.7 \text{ g}$ ใน IX diagram)



รูปที่ 1 Flow-chart กระบวนการทำให้แห้งไม้ในไม้ใช้วิธีการดูดความชื้น

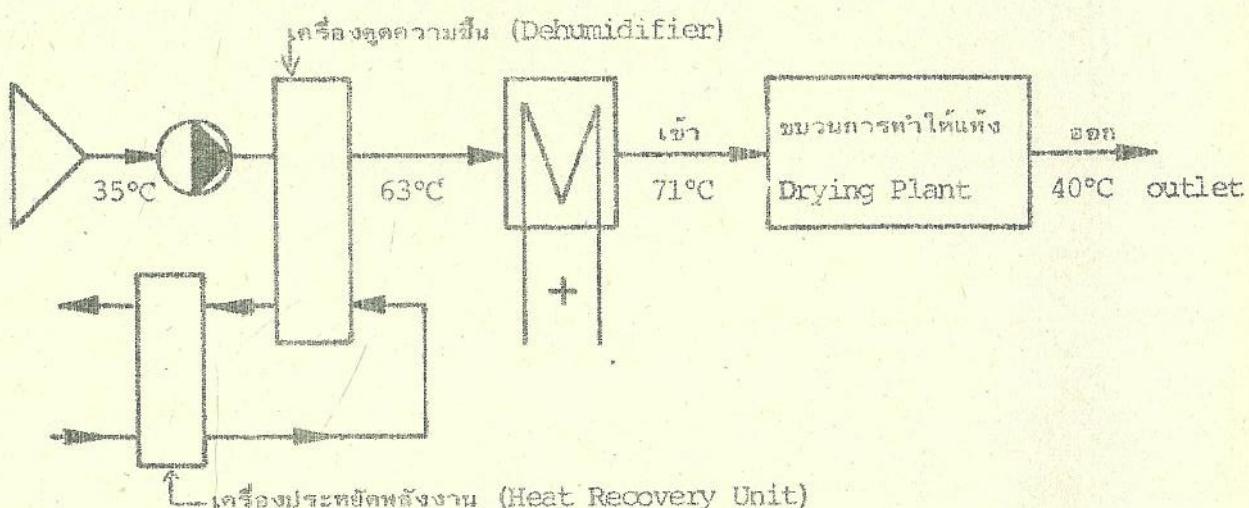
2.2) การทำให้แห้งโดยวิธีการดูดความชื้นโดยการ

กระบวนการทำให้แห้งนี้มีจุดเด่นคือการที่จะทำให้แห้งด้วยวิธีดูดความชื้นออกจากอากาศก่อนที่จะได้ผลลัพธ์ที่ดี

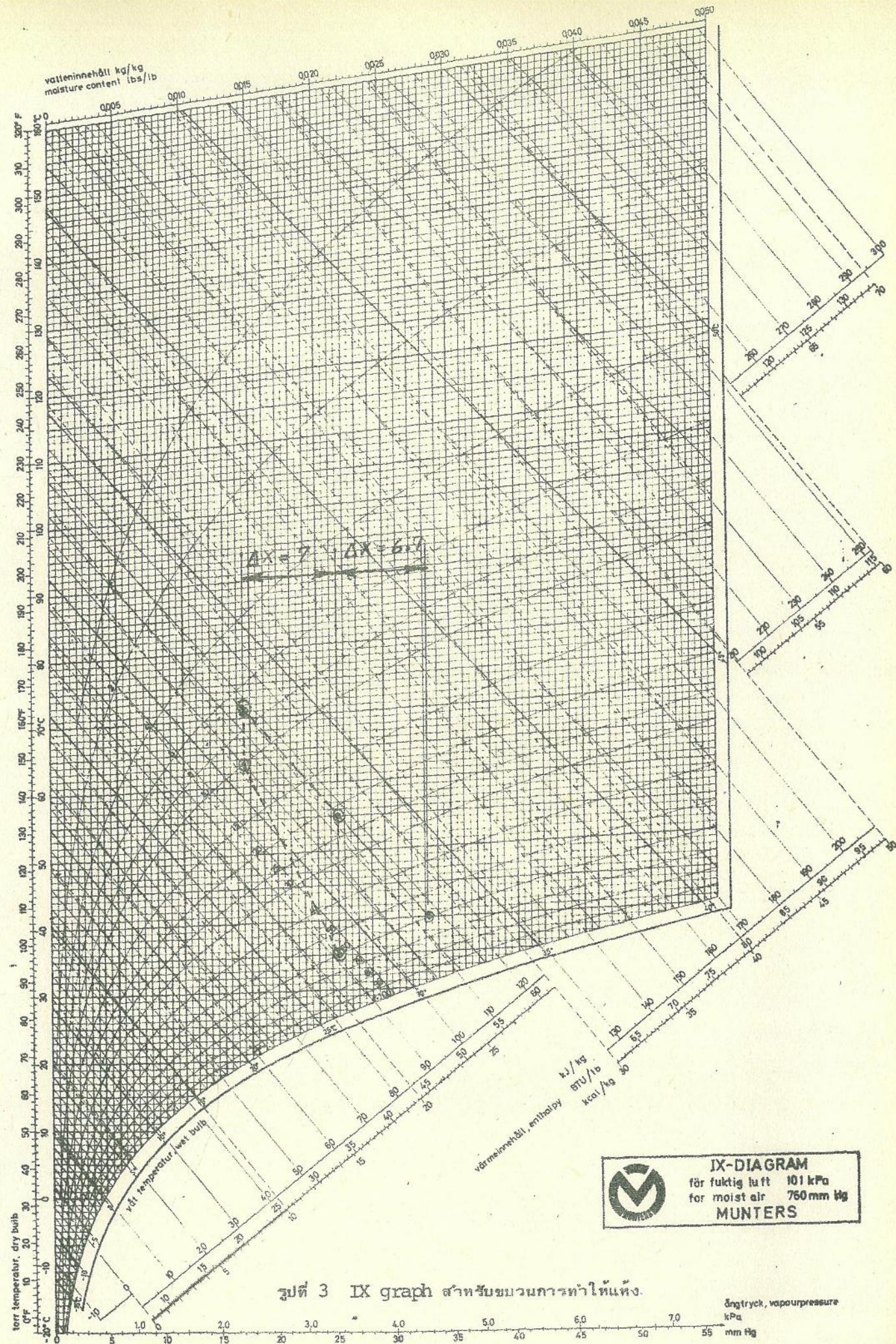
กระบวนการที่ได้รับมาที่ผ่านมาจะสอดคล้องกับการทำให้แห้งด้วยวิธีดูดความชื้นเป็น 71 องศาเซลเซียสได้ และความชื้นในระดับนี้ไม่มีผลกระทบ หรือผลเสียต่อหัวน้ำดินที่อยู่

อุณหภูมิของอากาศและความชื้นที่สูงที่สุดที่ออกจากการบานการ จะเป็นเช่นเดียวกันในการดูดความชื้นที่สูงที่สุดที่เราได้รับมาที่ความชื้นที่ต้องการให้มีอุณหภูมิเท่ากับ 40°C

วิธีการนี้เมื่อพูดถึง รูปที่ 3 สามารถดูได้ว่าอุณหภูมิของอากาศที่ต้องการให้มีอุณหภูมิเท่ากับ 13.7 กก./ม³ ต้องมีอุณหภูมิเท่ากับ 40°C แห้ง 1 กิโลกรัม ($\Delta X = 746.7 = 13.7$ ใน IX diagram)



รูปที่ 2 Flow-chart กระบวนการทำให้แห้งโดยวิธีการดูดความชื้น



IX-DIAGRAM
für fuktig luft 101 kPa
for moist air 760 mm Hg
MUNTERS

รูปที่ 3 IX graph สำหรับคำนวณการถ่ายเทแก๊ส

2.3) การเปรียบเทียบระหว่างขบวนการทั้งสอง

2.3.1) ปริมาณอากาศที่ต้องการใช้ในขบวนการ

$$\text{ปริมาตรอากาศที่ต้องการ} = \frac{\text{จำนวนน้ำที่ต้องการ}}{\text{ความสามารถในการทำให้แห้ง}} = \frac{M}{\Delta X}$$

1) กรณีไม่มีการดูดความชื้น

$$\text{ปริมาตรอากาศที่ต้องการ} = \frac{M}{\Delta X_{vent}} = \frac{100}{0.0067} = 14,925 \text{ Kg dry air/h}$$

2) กรณีมีการดูดความชื้น

$$\text{ปริมาตรอากาศที่ต้องการ} = \frac{M}{\Delta X_{deh+vent}} = \frac{100}{0.0137} = 7,300 \text{ kg dry air/h}$$

ในการที่มีการดูดความชื้น มีความต้องการใช้อากาศเพียงครึ่งหนึ่งของขบวนการที่ไม่ใช้วิธีการดูดความชื้น

หมายเหตุ : ในการพิจารณาห้องอุตสาหกรรมที่มีขบวนการทำให้แห้งอยู่แล้ว การนำวิธีดูดความชื้นเข้ามาใช้จะทำให้เพิ่มความสามารถในการผลิตได้เพิ่มเต่ามาก

2.3.2) พลังงานที่ต้องการใช้

$$\text{เราจะใช้สมการ } \Delta I \text{ สำหรับอธิบายการใช้พลังงานในขบวนการทำให้แห้ง}$$

$$\Delta X$$

ΔI - คือ ปริมาณความร้อน หรือพลังงาน (Enthalpy)

ΔX - คือ ความสามารถในการกำจัดความชื้นออกจากระบบ

1) กรณีไม่มีการดูดความชื้น

$$\text{พลังงานที่ต้องการใช้ } \frac{\Delta I}{\Delta X} = \frac{5.5}{0.0067} = 820 \text{ Kcal/Kg ความชื้นที่ถูกกำจัด}$$

2) กรณีมีการดูดความชื้น

$$\text{พลังงานที่ต้องการใช้ } \frac{\Delta I}{\Delta X} = \frac{5.5}{0.0137} = 400 \text{ Kcal/Kg ความชื้นที่ถูกกำจัด}$$

ในทางทฤษฎี ขบวนการทำให้แห้งด้วยวิธีการดูดความชื้น ต้องการใช้พลังงานเพียงครึ่งหนึ่งของขบวนการทำให้แห้งที่ไม่ใช้วิธีการดูดความชื้น ในทางเป็นจริงจะมีสิ่งกีดขวางอย่างส่องระบบ สำหรับค่า ΔI ไม่เหมือนกัน ดังนี้เราจึงหากาศศึกษาภาพที่เป็นจริงเพื่อเดิน

2.3.3) การใช้พลังงานตามสภาพความเป็นจริง

1) กรณีไม่มีการดูดความชื้น

$$\begin{aligned} \text{พลังงานที่ต้องการใช้} &= 820 \text{ Kcal/Kg ความชื้นที่ถูกกำจัด} \times 100 \text{ Kg Vapour/h} \\ &= 82,000 \text{ Kcal/h} = 95 \text{ Kw.} \end{aligned}$$

หรือเทียบเท่ากับ 0.95 KWh/Kg ความชื้นที่ถูกกำจัด

2) กรณีเครื่องดูดความชื้น

ตัวใช้เครื่องดูดความชื้น Hunters รุ่น MD 3000-70-80 (ต้องใช้กำลัง 80 Kw.)

พร้อมกับระบบ Heat Recovery (มีประสิทธิภาพ 65%)

$$\begin{aligned} 80 \text{ Kw} \times 0.65 &= 52 \text{ Kw.} \\ + \text{Heating } 7300 \text{ Kg/h} \times (27-25.4) \text{ Kcal/Kg} &= 11,680 \text{ Kcal/h} = 14 \text{ Kw} \\ \text{รวมพลังงานที่ต้องการใช้} &= 66 \text{ Kw.} \end{aligned}$$

หรือเทียบเท่ากับ 0.66 KWh/Kg ความชื้นที่ถูกกำจัด ผลของการใช้พลังงานในการดี ไม่ใช้เครื่องดูดความชื้นมากกว่า 44% เมื่อเทียบกับการดีที่ใช้การดูดความชื้น

บทสรุป

จากการศึกษาและน้ำหน้าที่ข้างต้น การประยุกต์ใช้งานสามารถลดการทำงานได้ด้วยวิธีการดูดความชื้นจากอากาศ แต่หากไม่ใช้เครื่องดูดความชื้นจะต้องหันมาใช้เครื่องดูดความชื้นที่มีประสิทธิภาพ 65% และเนื่องจากการใช้งานต่างๆ ในช่วงการზาให้แห้ง มีผลดำเนินการอย่างมีประสิทธิภาพ ในการใช้เครื่องดูดความชื้น อย่างไรก็ตามผู้ออกแบบควรที่จะศึกษาให้เข้าใจในวิธีการที่ใช้แห้ง และสภาพการบ่มเพาะในสิ่งงาน เพื่อที่จะสามารถลดร่างผลประโยชน์ที่ได้รับจากการดูดความชื้น