

“เครื่องควบคุมอุณหภูมิสำหรับแม่พิมพ์ฉีดพลาสติก” Temperature Control for the Plastic Mold

เจริญ ดาขุนทด¹⁾ วุฒิพันธ์ คิตเขม²⁾ และ ดำรงค์ดี ชวลิต³⁾

ภาควิชาเครื่องกล คณะวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยีอุตสาหกรรม สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ

บทคัดย่อ

การศึกษาและสร้างเครื่องควบคุมอุณหภูมิ ของแม่พิมพ์ฉีดพลาสติก เพื่อลดรอบการทำงาน ของการผลิตผลิตภัณฑ์ ซึ่งโรงงานกำลังประสบปัญหาอยู่ โดยเครื่องที่สร้างขึ้นนั้น ทำหน้าที่สร้างน้ำเย็นอุณหภูมิประมาณ 10-15°C และน้ำอุ่น อุณหภูมิประมาณ 50-70°C โดยมีอัตราการไหลประมาณ 0.6 l/s เพื่อจ่ายให้กับแม่พิมพ์ฉีดพลาสติก เนื่องจากโรงงาน แห่งนี้มีแม่พิมพ์ที่มีความต้องการของน้ำ 2 ลักษณะ คือน้ำเย็น และน้ำอุ่น โดยจะขึ้นอยู่กับชนิดผลิตภัณฑ์ ดังนั้นจึงสร้าง เครื่องที่มี 2 ระบบรวมอยู่ด้วยกัน ระบบแรกใช้เครื่องทำน้ำเย็น (Chiller) ระบบที่สอง ใช้เครื่องทำน้ำอุ่น (Heater)

จากการศึกษาพบว่า เมื่อใช้เครื่องควบคุมอุณหภูมิแม่พิมพ์ ที่สร้างขึ้นนี้แล้ว สามารถลดรอบการทำงานลงได้เฉลี่ย ประมาณ 6 % หรือคิดเป็นผลผลิตที่เพิ่มขึ้นได้ 515,914 บาทต่อปี โดยการสร้างเครื่องนี้ ใช้เงินลงทุนประมาณ 200,000 บาท และมีจุดคุ้มทุนอยู่ที่ประมาณ 4-5 เดือน นอกจากนี้จะมีจุดคุ้มทุนที่เร็วแล้ว ยังสามารถเพิ่มคุณภาพของผลิตภัณฑ์ได้ และสามารถยกระดับผลิตภัณฑ์ได้สูงขึ้น

คำสำคัญ : เครื่องทำน้ำเย็น หอทำความเย็น, แม่พิมพ์ฉีดพลาสติก, รอบเวลาของการทำงาน

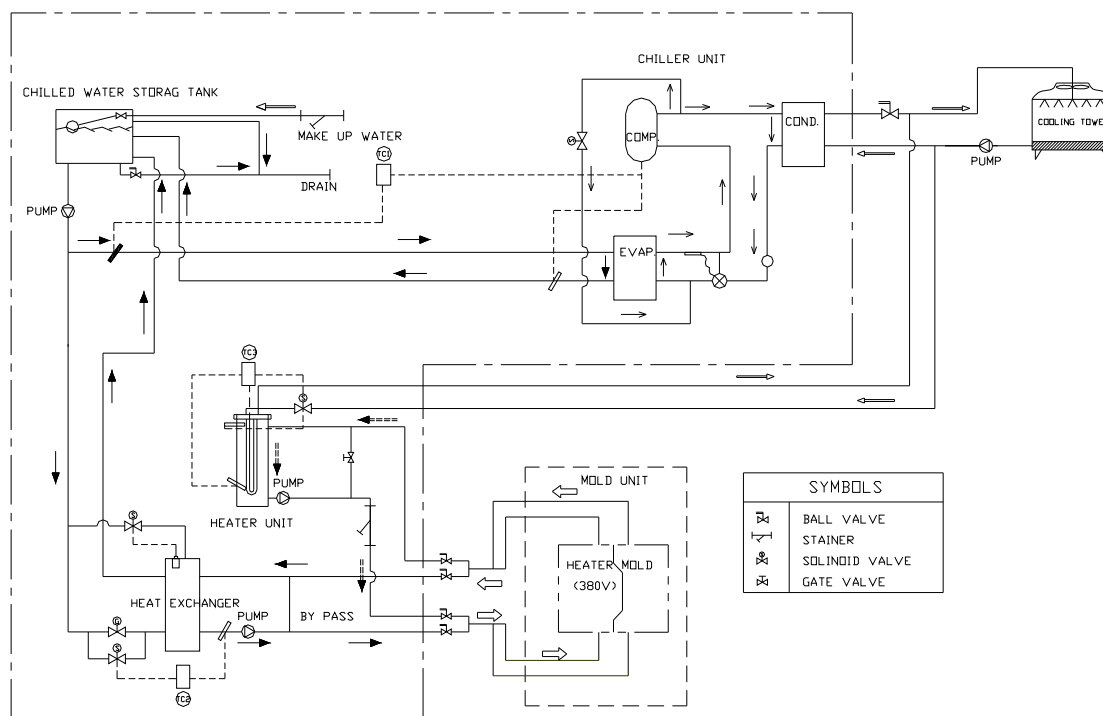
1. บทนำ

ปัจจุบันโรงงานอุตสาหกรรมขนาดกลาง และ ขนาดเล็ก ที่มีการก่อสร้างมานานหลายปีแล้ว มักจะ ประสบปัญหาต่าง ๆ มากมาย โดยเฉพาะอย่างยิ่ง ความล้าหลังทางด้านเทคโนโลยี ที่ยังไม่ได้มีการ ปรับปรุงเปลี่ยนแปลงให้ทันสมัย ทำให้ไม่สามารถ แข่งขันทางด้านการตลาดได้ดีเท่าที่ควร ทั้งนี้ เนื่องมาจาก การไม่เห็นความสำคัญของปัญหา และ ไม่คิดจะแก้ปัญหาด้วยตนเองของพนักงานในโรงงาน เช่น บางกระบวนการที่มีการผลิตที่ยาวนานเกินไป สามารถปรับปรุงได้โดยการนำเทคโนโลยีสมัยใหม่มา ใช้ เพื่อให้รอบการทำงานสั้นลง ซึ่งสามารถเพิ่ม ผลผลิตได้มากขึ้น ถ้าไม่มีการปรับปรุงแก้ไขจะทำให้ โรงงาน ไม่สามารถผลิตได้ตามใบสั่งซื้อ เป็นเหตุให้ งานที่ทำ ไปรวมอยู่ที่กระบวนการผลิตใดกระบวนการ ผลิตหนึ่ง หรือเรียกว่าเกิดคอขวดที่การผลิตนั้น อีกทั้ง

คุณภาพของการผลิตภัณฑ์นั้น ก็ต่ำกว่ามาตรฐาน เมื่อ เทียบกับโรงงาน ที่มีการตื่นตัวทางด้านเทคโนโลยี ตลอดเวลา ทำให้อุตสาหกรรมของไทย ไม่สามารถ เจริญก้าวหน้า จนถึงขั้นที่ใช้เทคโนโลยีขั้นสูงได้ ด้วย เหตุทั้ง 3 ประการนี้ กล่าวคือ 1. ทางด้านเทคโนโลยี ที่ล้าหลัง 2. ใช้ระยะเวลายาวนานเกินไป 3. พนักงานในโรงงานขาดความรู้ จึงทำให้งานวิจัยและ พัฒนาไม่เกิดขึ้น ถ้าเจ้าของเงินทุนที่สนับสนุนได้เห็น ผลงาน ก็จะเห็นว่างานวิจัย และพัฒนาจะสามารถที่จะ แก้ปัญหา และเพิ่มมูลค่าให้กับธุรกิจได้ ซึ่งผลตาม มา คือ จะทำให้อุตสาหกรรมไทยเจริญขึ้นอย่างมั่นคง และ ยั่งยืนตลอดไป

2. หลักการทำงานและอุปกรณ์

การทำงานของระบบจะแบ่งออกเป็น 2 ระบบคือ ระบบน้ำเย็น จะมีเครื่องทำน้ำเย็นขนาด 3 TR ทำงาน และส่งจ่ายน้ำเย็น เก็บไว้ที่ถังน้ำเย็น (Chilled Water



รูปที่ 1 แสดงไดอะแกรมของระบบ

Storage Tank) และส่งจ่ายมาที่แม่พิมพ์ โดยให้มีเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน แบบเปลือกและท่อ (Shell and Tube) อยู่ระหว่างกลาง เหตุผลที่ต้องใช้เครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนเครื่องนี้ คือ โรงงานไม่มีระบบทำน้ำอ่อน (Soft Water System) เพื่อป้องกันไม่ให้น้ำเย็นไหลผ่านเข้าแม่พิมพ์โดยตรง เพราะอาจทำให้แม่พิมพ์เกิดการแลกเปลี่ยนความร้อนลดลง เมื่อใช้งานไปนานๆ ด้วยผลดังกล่าว จึงออกแบบให้น้ำที่ไหลเข้าแม่พิมพ์ เป็นระบบปิด ส่วนระบบที่สองคือ ระบบน้ำอ่อน จะมีเครื่องทำน้ำอ่อนขนาด 9 kW ทำน้ำอ่อนส่งเข้าแม่พิมพ์ และมีหอทำความเย็น เป็นเครื่องช่วยระบายความร้อน คล้ายกับระบบแรก

จากรูปที่ 1 ระบบทำน้ำเย็น และระบบทำน้ำอ่อน จะสลับกันทำงาน ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับผลิตภัณฑ์ว่าเป็นชนิดใด ระบบทำน้ำประกอบด้วยอุปกรณ์หลัก ๆ คือ เครื่องทำน้ำเย็น หอทำความเย็น ถังเก็บน้ำเย็น ปั๊มน้ำเย็น และเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนแบบเปลือกและท่อ ส่วน

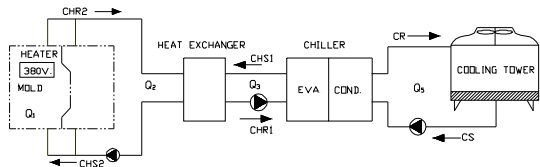
ระบบทำน้ำอ่อนประกอบด้วย อุปกรณ์หลัก ๆ คือ เครื่องทำน้ำอ่อน ปั๊มน้ำอ่อน และหอทำความเย็น โดยหอทำความเย็นจะใช้ร่วมกับระบบทำน้ำเย็น

3. วิธีการทดลอง

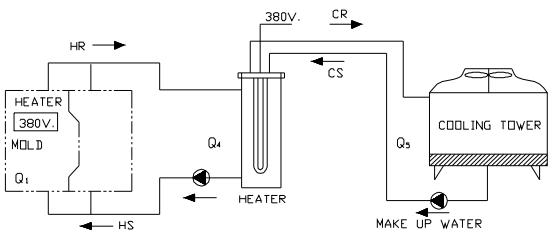
ทำการเก็บข้อมูลของรอบการทำงานเดิม (ก่อนปรับปรุง) เพื่อสามารถนำมาเปรียบเทียบ กับระบบที่มีเครื่องควบคุมอุณหภูมิที่สร้างขึ้นมานี้ได้

ในการเก็บข้อมูลการทดลอง จะทำการผลิตผลิตภัณฑ์ 3 ชนิด คือ A ,B และ C โดยแต่ละผลิตภัณฑ์ จะทำการทดลอง 3 ครั้ง เพื่อหาค่าเฉลี่ย และนำมาเปรียบเทียบก่อนปรับปรุง และหลังปรับปรุง ข้อมูลที่บันทึกสำหรับผลิตภัณฑ์ A ,B และ C คือรอบเวลาการทำงาน อัตราการไหลของน้ำ อุณหภูมิของน้ำที่จุดต่าง ๆ เพื่อนำไปวิเคราะห์ หาประสิทธิภาพการแลกเปลี่ยนความร้อน ผลที่คาดว่าจะสามารถประหยัดได้ และคุณภาพผลิตภัณฑ์ ซึ่งการตรวจสอบคุณภาพผลิตภัณฑ์นั้น ได้

ให้ผู้ที่มีความชำนาญ เป็นผู้ตรวจสอบ ซึ่งได้ทำงานด้านนี้มากกว่า 10 ปี โดยมีหลักเกณฑ์ดังนี้คือ ดีมาก ดี ปานกลาง พอใช้ และปรับปรุง



รูปที่ 2 แสดงการทำงานของเครื่องทำน้ำเย็น



รูปที่ 3 แสดงการทำงานของเครื่องทำน้ำอุ่น

4. ผลการทดลอง

ตารางที่ 1 เปรียบเทียบคุณภาพผลิตภัณฑ์ ก่อนปรับปรุง และหลังปรับปรุง

แม่พิมพ์	ชั้นที่	ก่อนปรับปรุง	หลังปรับปรุง	ลักษณะผลิตภัณฑ์
A	A1	ดี	ปานกลาง	ก่อนดีกว่า
	A2	ดี	ปานกลาง	ก่อนดีกว่า
	A3	ดี	ดี	ไม่แตกต่าง
B	B1	ดี	ดี	ไม่แตกต่าง
	B2	ดี	ดี	ไม่แตกต่าง
	B3	ดี	ดีมาก	หลังดีกว่า
C	C1	ปานกลาง	ปานกลาง	ไม่แตกต่าง
	C2	ปานกลาง	ดี	หลังดีกว่า
	C3	ปานกลาง	ดี	หลังดีกว่า

หมายเหตุ การตรวจสอบคุณภาพผลิตภัณฑ์ ได้ให้ผู้มีความชำนาญเป็นผู้ตรวจสอบ โดยมีเกณฑ์การให้ดังนี้คือ ดีมาก ดี ปานกลาง พอใช้และปรับปรุง

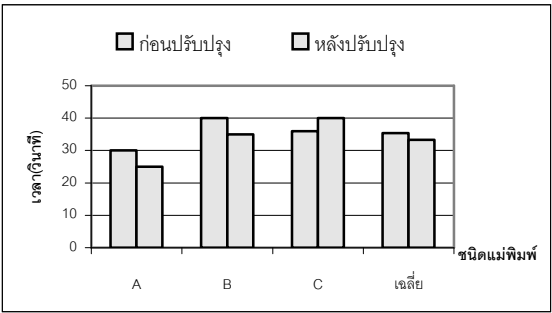
จากตารางที่ 1 เป็นการเปรียบเทียบคุณภาพผลิตภัณฑ์ โดยการเปรียบเทียบผลิตภัณฑ์นั้น ได้ให้ผู้ที่มีความชำนาญเป็นผู้ตรวจสอบ และให้ความคิดเห็น

เกี่ยวกับลักษณะผลิตภัณฑ์ที่ได้ โดยแบ่งเป็นเป็นเกณฑ์ดังที่ได้กล่าวมาแล้ว จะเห็นได้ว่าผลิตภัณฑ์ที่ได้ค่อนข้างที่จะไม่แตกต่างกันมาก ทั้งนี้เป็นเพราะว่า ในการผลิตผลิตภัณฑ์นั้น ต้องการคุณภาพที่ดีที่สุด เพื่อให้ตรงตามความต้องการของลูกค้า จึงทำให้ลักษณะของผลิตภัณฑ์ที่ได้นั้น ไม่แตกต่างกันมากนัก

ตารางที่ 2 การเปรียบเทียบรอบการทำงาน (Cycle Time) ก่อนปรับปรุง และหลังปรับปรุง

แม่พิมพ์	ชั้นที่	ก่อนปรับปรุง (วินาที)	หลังปรับปรุง (วินาที)	ค่าความแตกต่าง (%)
A	A1	30	25	16.667
	A2	30	25	16.667
	A3	30	25	16.667
B	B1	40	35	12.5
	B2	40	35	12.5
	B3	40	35	12.5
C	C1	36	40	-11.11
	C2	36	40	-11.11
	C3	36	40	-11.11

จากตารางการทดลองที่ 2 สามารถนำมาเฉลี่ย และเขียนกราฟได้ดังนี้



รูปที่ 4 เปรียบเทียบรอบการทำงาน

จากรูปที่ 4 แสดงผลการทดลอง โดยการเปรียบเทียบรอบการทำงาน จะเห็นได้ว่ารอบการทำงาน ของเครื่องควบคุมอุณหภูมิแม่พิมพ์ นิดพลาสติกเร็วกว่าการใช้น้ำจากหอทำความเย็น ซึ่งเป็นแบบเดิมที่มีใช้ในปัจจุบัน จากตัวเลขที่ได้โดยคิดเป็นเปอร์เซ็นต์แล้วนั้น (จากตารางที่ 2) จะสังเกตได้ว่า

สามารถช่วยลดเวลาในรอบของการทำงานได้มาก ซึ่งจะทำให้ประหยัดเวลา และสามารถผลิตสินค้า หรือผลิตภัณฑ์ได้ตามใบสั่ง

ตารางที่ 3 แสดงกำลังไฟฟ้า(Q_1) และผลต่างของอุณหภูมิของเครื่องทำน้ำเย็น

แม่พิมพ์	ชั้นที่	Heater Mold (Q_1 , kW)	ผลต่างของอุณหภูมิ (ΔT , °C)		
			$T_{CHR2} - T_{CHS2}$	$T_{CHR1} - T_{CHS1}$	$T_{CR} - T_{CS}$
A	A1	11.5	4.3	4.5	4.7
	A2	11.5	4.3	4.5	4.7
	A3	11.5	4.3	4.5	4.7
B	B1	11.7	4	4.3	4.6
	B2	11.7	4	4.3	4.6
	B3	11.7	4	4.3	4.6

หมายเหตุ

- Q_1 คือกำลังไฟฟ้าที่วัดได้จาก Heater Mold โดยเฉลี่ยใช้ 11.6 kW
- อัตราการไหลเชิงมวลของน้ำเย็นเฉลี่ยของ A, B คือ 0.6 kg/s
- อัตราการไหลเชิงมวลของน้ำหล่อเย็นเฉลี่ยของ A, B คือ 0.6 kg/s

ตารางที่ 4 แสดงกำลังไฟฟ้า(Q_1) และผลต่างของอุณหภูมิของเครื่องทำน้ำอุ่น

แม่พิมพ์	ชั้นที่	Heater Mold (Q_1 , kW)	ผลต่างของอุณหภูมิ (ΔT , °C)	
			$T_{HR} - T_{HS}$	$T_{CR} - T_{CS}$
C	C1	11.8	2.4	1.6
	C2	11.8	2.4	1.4
	C3	11.8	2.4	1.3

หมายเหตุ

- Q_1 คือกำลังไฟฟ้าที่วัดได้จาก Heater Mold โดยเฉลี่ยใช้ 11.8 kW
- อัตราการไหลเชิงมวลของน้ำอุ่นเฉลี่ยของ C คือ 0.6 kg/s
- อัตราการไหลเชิงมวลของน้ำหล่ออุ่นเฉลี่ยของ C คือ 0.66 kg/s

จากตารางที่ 3 จะสังเกตเห็นว่าผลต่างของอุณหภูมิ จะไม่แตกต่างกันมาก แต่เมื่อเปรียบเทียบกับตารางที่ 4 แล้วจะเห็นว่าค่าที่ได้ จะแตกต่างกัน ทั้งนี้เนื่องมาจาก ตารางที่ 4 เป็นตารางผลต่างของอุณหภูมิของเครื่องทำน้ำอุ่น ผลต่างของอุณหภูมิจึงมีค่าน้อยกว่าตารางที่ 3

5. การวิเคราะห์ทางความร้อน

การวิเคราะห์เพื่อหาค่าการถ่ายเทความร้อนโดยอาศัยหลักการของเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน และหลักการสมดุลพลังงาน คือ

Q_1 คือกำลังไฟฟ้าที่วัดได้จาก Heater Mold (kW)

$$Q_2 = \dot{m}_{CH1} C_{pW} (T_{CHR1} - T_{CHS1}) \quad (1)$$

$$Q_3 = \dot{m}_{CH2} C_{pW} (T_{CHR2} - T_{CHS2}) \quad (2)$$

$$Q_4 = \dot{m}_H C_{pW} (T_{HS} - T_{HR}) \quad (3)$$

$$Q_5 = \dot{m}_C C_{pW} (T_{CR} - T_{CS}) \quad (4)$$

ตารางที่ 5 แสดงค่าการถ่ายเทความร้อนของแต่ละระบบ

แม่พิมพ์	ชั้นที่	Q_1 (kW)	Q_2 (kW)	Q_3 (kW)	Q_4 (kW)	Q_5 (kW)
A	A1	11.5	11.286	10.78	-	11.78
	A2	11.5	11.286	10.78	-	11.78
	A3	11.5	11.286	10.78	-	11.78
B	B1	11.7	10.7844	10.03	-	11.53
	B2	11.7	10.7844	10.03	-	11.53
	B3	11.7	10.7844	10.03	-	11.53
ค่าเฉลี่ย		11.6	11.0352	10.40	-	11.66
C	C1	11.8	-	-	6.62	4.41
	C2	11.8	-	-	6.62	3.86
	C3	11.8	-	-	6.62	3.58
ค่าเฉลี่ย		11.8			6.62	3.95

สมการการสมดุลพลังงาน สามารถหาได้จาก

สมการต่อไปนี้ คือ

สำหรับระบบทำน้ำเย็น (รูปที่ 2)

$$Q_1 - Q_{PRO} = Q_2 = Q_3 = Q_5 \quad (5)$$

สำหรับระบบทำน้ำอุ่น (รูปที่ 3)

$$Q_1 + Q_4 = Q_{PRO} + Q_5 \quad (6)$$

เนื่องจากน้ำหล่อเย็นที่ใช้ในระบบทำน้ำอุ่น จะมีการทำงานแบบไม่ต่อเนื่อง ขึ้นอยู่กับอุณหภูมิภายในเครื่องทำน้ำอุ่น ด้วยเหตุนี้ น้ำหล่อเย็น ในระบบทำน้ำอุ่นจะมีการทำงานเป็นช่วง ๆ

จากผลการทดลองสามารถกล่าวได้ว่า ค่าที่ได้ไม่เป็นไปตามสมการที่ 5 และสมการที่ 6 ทั้งนี้เพราะเกิดการสูญเสียความร้อนระหว่างท่อ และอุปกรณ์ต่างๆ รวมทั้งประสิทธิภาพ ของการแลกเปลี่ยนความร้อน ของอุปกรณ์ที่มีค่าไม่ถึง 100%

สำหรับสมการ 6 ที่ใช้คำนวณประสิทธิภาพการแลกเปลี่ยนความร้อน ที่เครื่องแม่พิมพ์นั้น สามารถหาได้จากสมการดังต่อไปนี้

กรณีน้ำเย็นป้อนเข้าแม่พิมพ์

$$\eta_1 = \frac{Q_3}{Q_1} \times 100 \% \quad (7)$$

กรณีน้ำอุ่นป้อนเข้าแม่พิมพ์

$$\eta_2 = \frac{Q_4}{Q_1} \times 100 \% \quad (8)$$

จากสมการที่ 7 และสมการที่ 8 สามารถหาประสิทธิภาพได้ โดยใช้ข้อมูลในตารางที่ 5 (ค่าเฉลี่ย) จะได้

$$\eta_1 = \frac{10.4082}{11.6} \times 100 = 89.725 \%$$

$$\eta_2 = \frac{6.6211}{11.8} \times 100 = 56.111\%$$

จะสังเกตได้ว่าประสิทธิภาพ การแลกเปลี่ยนความร้อนทั้งสองค่านี้ ไม่ได้ใกล้เคียงกัน ทั้งนี้ประสิทธิภาพเครื่องที่ 1 ต้องการที่จะนำความร้อนออกจากแม่พิมพ์ให้ได้มากที่สุด โดยการใช้ น้ำเย็นเป็นตัวกลางรับความร้อนที่เครื่องแม่พิมพ์ ซึ่งแตกต่างกับประสิทธิภาพเครื่องที่ 2 ที่ต้องการรักษาอุณหภูมิของแม่พิมพ์ ให้อุ่นอยู่เสมอ โดยการใช้ น้ำอุ่นเป็นตัวกลาง ในการรับความร้อนที่แม่พิมพ์ ซึ่งอุณหภูมิที่เครื่องแม่พิมพ์นั้น สูงกว่าอุณหภูมิของน้ำอุ่นไม่มากนัก จึงทำให้ประสิทธิภาพการแลกเปลี่ยนความร้อนน้อยกว่าเครื่องที่ 1 ตามการคำนวณ

6. สรุปผลการทดลอง

การทดลองที่ได้เป็นค่าที่อยู่ในช่วง ๆ หนึ่ง กล่าวคือ แม่พิมพ์แต่ละเครื่อง จัดผลิตภัณฑ์เพียงแค่ 3 ชิ้นเท่านั้น แต่ถ้ามีการทำงานอย่างต่อเนื่อง ค่าที่ได้อาจมีการคลาดเคลื่อนไปจากการทดลอง ทั้งนี้ขึ้นอยู่กับตัวแปรต่าง ๆ เช่น ขนาดห่อทำความเย็น ขนาดของแม่พิมพ์ ขนาดของเครื่องทำน้ำเย็น ขนาดของเครื่องทำน้ำอุ่น รวมถึงประสิทธิภาพการแลกเปลี่ยนความ

ร้อน ของอุปกรณ์ต่างๆ เป็นต้น ทั้งนี้ยังเกี่ยวเนื่องกับสถานะแวดล้อมภายในโรงงาน หรือการติดตั้งเครื่องในที่ที่มีอุณหภูมิสูง ก็อาจส่งผลทำให้ค่าที่ได้คลาดเคลื่อนได้เช่นกัน

รายการสัญลักษณ์

C	คือ	น้ำหล่อเย็น	
CH ₁	คือ	น้ำเย็น ที่ไหลระหว่างเครื่องทำความเย็นและเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน	
CH ₂	คือ	น้ำเย็นที่ไหลระหว่างแม่พิมพ์และเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน	
CHR	คือ	น้ำเย็นไหลกลับเครื่องทำน้ำเย็น	
CHS	คือ	น้ำเย็นออกจากเครื่องทำน้ำเย็น	
CR	คือ	น้ำเย็นไหลกลับห่อทำความเย็น	
CS	คือ	น้ำเย็นออกจากห่อทำความเย็น	
H	คือ	น้ำอุ่น	
HR	คือ	น้ำอุ่นไหลกลับเข้าเครื่องทำน้ำอุ่น	
HS	คือ	น้ำอุ่นไหลออกจากเครื่องทำน้ำอุ่น	
Cp _w	คือ	ค่าความจุความร้อนจำเพาะมีค่า 4.18	(kJ/kg°C)
m	คือ	อัตราการไหลเชิงมวล	(kg/s)
Q ₁	คือ	กำลังไฟฟ้าที่ได้จากการวัดที่ Heater Mold โดยใช้ kW Meter	(kW)
Q ₂	คือ	ค่าความร้อนที่คำนวณได้ระหว่างเครื่องทำน้ำเย็นและเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน	(kW)
Q ₃	คือ	ค่าความร้อนที่คำนวณได้ระหว่างแม่พิมพ์ และเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อน	(kW)
Q ₄	คือ	ค่าความร้อนที่คำนวณได้ระหว่างเครื่องทำน้ำอุ่นและแม่พิมพ์	(kW)
Q ₅	คือ	ค่าความร้อนที่คำนวณได้ที่ห่อทำความเย็น	(kW)
Q _{PRO}	คือ	ค่าความร้อนที่สูญเสียไปกับตัวผลิตภัณฑ์	(kW)

T	คือ อุณหภูมิ	(°C)
ΔT	คือ ผลต่างของอุณหภูมิ	(°C)
η	คือ ให้ประสิทธิภาพของเครื่อง แลกเปลี่ยนความร้อน	%

กิตติกรรมประกาศ

งานวิจัยนี้ได้รับทุนอุดหนุนจาก สำนักงาน
กองทุนสนับสนุนการวิจัย ฝ่ายอุตสาหกรรม โครงการ
โครงการสำหรับนักศึกษาปริญญาตรี ประจำปี 2546

เอกสารอ้างอิง

“เทคโนโลยีพื้นฐานการออกแบบ และการสร้างแม่พิมพ์
ฉีดพลาสติก” 2545, สำนักพัฒนาอุตสาหกรรม
สนับสนุนร่วมกับองค์การร่วมมือระหว่างประเทศ
ญี่ปุ่น(JICA)
วิโรจน์ เตชะวิญญูธรรม “งานฉีดพลาสติก” 2540,
เมืงทรายพริ้งตั้ง
สมเกียรติ บุญณะ “การจัดการพลังงานในโรงงาน
อุตสาหกรรม” 320 หน้า, 2547
สมเกียรติ บุญณะ “วิศวกรรมโรงจักรต้นกำลัง” พิมพ์
ครั้งที่ 2, 2545, พิมพ์ที่ หจก. วี.เจ. พรินต์ติ้ง