

ระบบปรับอากาศแบบดูดกลืนโดยใช้ลิเทียมโบรไมด์-น้ำ



นาย วิสุทธิ เลี่ยมสกุล

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาคำหลักสูตปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต  
ภาควิชาวิศวกรรมเคมี  
บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย  
พ.ศ. 2528

ISBN 974-564-811-6

013190

1524961x

**ABSORPTION AIR-CONDITIONING SYSTEM BY LiBR-H<sub>2</sub>O**

**Mr. Wisuth Liamsakul**

**A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements  
for the Degree of Master of Engineering**

**Department of Chemical Engineering  
Graduate School**

**Chulalongkorn University**

**1985**

**ISBN 974-564-811-6**

หัวข้อวิทยานิพนธ์ ระบบปรับอากาศแบบดูดกลิ่นโดยใช้ลิเซียมโบรไมด์  
โดย นาย วิสุทธิ เลี่ยมสกุล  
ภาควิชา วิศวกรรมเคมี  
อาจารย์ที่ปรึกษา ผศ. ดร. ชัยฤทธิ์ สัตยาประเสริฐ



บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บัณฑิตวิทยาลัยนี้เป็นส่วนหนึ่งของการ  
ศึกษาค้นคว้าหลักสูตรปริญญาโทบัณฑิต

*Signature*

..... คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย  
( รองศาสตราจารย์ ดร.สุประคิมรุ้ มุขนาค )

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

*Signature* ..... ประธานกรรมการ  
( รองศาสตราจารย์ ดร.เกริกชัย สุกาญจน์ทิ )

*Signature* ..... กรรมการ  
( รองศาสตราจารย์ ดร.วิวัฒน์ คัดทะพานิชกุล )

*Signature* ..... กรรมการ  
( ศาสตราจารย์ ดร.สมศักดิ์ คำรงค์เลิศ )

*Signature* ..... กรรมการ  
( ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ชัยฤทธิ์ สัตยาประเสริฐ )

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



หัวข้อวิทยานิพนธ์ ระบบปรับอากาศแบบดูดกลืนโดยโซลิดเซียมโบรไมด์-น้ำ  
ชื่อนิสิต นาย วิสุทธิ์ เลี่ยมสกุล  
อาจารย์ที่ปรึกษา ผศ. ดร. ชัยฤทธิ์ สัตยาประเสริฐ  
ภาควิชา วิศวกรรมเคมี  
ปีการศึกษา 2528

### บทคัดย่อ

การทำความเป็นระบบดูดกลืนโดยโซลิดเซียมโบรไมด์-น้ำ เป็นวิธีการหนึ่งที่สามารถนำพลังงานความร้อนมาทำความเย็น ซึ่งในต่างประเทศได้มีการศึกษาและพัฒนามาเป็นเวลานานแล้ว แต่ส่วนใหญ่ได้ออกแบบให้ใช้กับพลังงานความร้อนที่อุณหภูมิสูง และการใช้งานยังไม่แพร่หลายและเหมาะสมเท่าที่ควร เนื่องจากราคาของเครื่องมือสูงมากรวมทั้งเทคนิคและวิธีการคำนวณในการสร้างยังไม่เป็นที่เปิดเผย จึงจำเป็นต้องศึกษาถึงปัญหารายละเอียดและเทคนิควิธีการต่างๆ ดังที่ได้กระทำในงานวิจัยนี้

งานวิทยานิพนธ์นี้ได้ออกแบบให้หน่วยทำความเย็นมีขนาด 1/2 ตันความเย็น โดยมุ่งเน้นที่ความต้องการใช้พลังงานความร้อนอุณหภูมิเท่ากับตัวกำเนิด เพื่อที่สามารถนำมาประยุกต์ใช้กับน้ำร้อนที่ได้จากพลังงานแสงอาทิตย์ หรือความร้อนที่ปล่อยทิ้งไปตามโรงงานอุตสาหกรรมต่างๆ ได้ และให้ระบบทำงานได้โดยไม่ต้องใช้ปั๊มเพื่อขับเคลื่อนสารละลายจากด้านความดันต่ำเข้าสู่ด้านความดันสูง แต่อาศัยแรงดันต่างระดับแทน ซึ่งเป็นการประหยัดค่าใช้จ่ายในการทำงานและลดค่าบำรุงรักษาของระบบลงได้

ในระบบปรับอากาศแบบดูดกลืน ส่วนต่างๆในระบบใช้หลักการแลกเปลี่ยนความร้อนทั้งสิ้น ในการสร้างได้ใช้ท่อทองแดงเป็นท่อนำสารทั้งหมดภายในระบบ เพื่อป้องกันปัญหาการกัดกร่อนและเพิ่มประสิทธิภาพในการถ่ายเทความร้อน ส่วนตัวถังใช้เหล็กโรสทินิม (stainless steel) ชนิด 316L เพื่อทนต่อการกัดกร่อนของสารละลายโซลิดเซียมโบรไมด์ และมีความแข็งแรงทนต่อความกดดันภายนอก ในขณะที่ระบบทำงานอยู่ภายใต้ความดันสูงสุญญากาศ

จากการศึกษาครั้งนี้พบว่า ระบบสามารถทำงานได้อย่างต่อเนื่องตลอดเวลา โดยไม่ต้องใช้ปั๊มเพื่อทำให้สารละลายหมุนเวียนแต่อย่างใด และสามารถทำงานได้ในช่วงอุณหภูมิประมาณ 56.2

-178.7 องศาฟาเรนไฮต์ ซึ่งเป็นอุณหภูมิที่สามารถใช้กับน้ำร้อนที่ได้จากแผงรับความร้อนจากพลังงานแสงอาทิตย์ได้เป็นอย่างดี และสามารถหาความสัมพันธ์ระหว่างพลังงานความร้อนต่อหน่วยพื้นที่กับ อุณหภูมิที่จะใช้ในการทำให้สารละลายลิเซียมโบรไมด์เข้มข้น 55% ภายใต้อุณหภูมิ 45-62 ทอร์เคลือคและทำให้ระบบสามารถทำงานได้



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

Thesis Title Absorption Air-conditioning System by  $\text{LiBr-H}_2\text{O}$   
Name Mr. Wisuth Liamsakul  
Thesis Advisor Asst.Prof. Chairit Satayaprasert, Ph.D.  
Department Chemical Engineering  
Academic Year 1985



#### ABSTRACT

Absorption air-conditioning system by  $\text{LiBr-H}_2\text{O}$  is heat-operated to produce cooling energy. In the past, this process was not suitable because the price of this equipment was very high, and it was designed for using heating energy at high temperature. It can be more useful when its price is low and it can operate at lower temperature.

In this thesis, the  $\text{LiBr-H}_2\text{O}$  absorption air-conditioning system of 1/2 ton refrigerating capacity was designed to operate at low temperature at the generator. Hence, hot water produced by solar energy or any other heating energy at low temperature may be used to run the air-conditioner. In addition, there was no circulating pump in the designed air-conditioning system. Thus, it can operate safer with less maintenance.

The system consisted mainly of heat-exchanging units so that copper tubes were used to increase heat transfer rate as well as to prevent corrosion. The shell body was made of stainless steel No.316L to prevent corrosion and to stand the pressure under vacuum.

This system was able to operate continuously using heating water ranging between  $156.2-178.7^\circ\text{F}$  in temperature. The relationship of heat flux and temperature of hot water was found for this equipment.



### กิตติกรรมประกาศ

งานวิทยานิพนธ์นี้ สำเร็จลงไปได้ด้วยดีก็ด้วยความกรุณาช่วยเหลือ แนะนำ ของท่าน อาจารย์ ผศ.ดร. ชัยฤทธิ์ สัตยาประเสริฐ รวมทั้งท่านอาจารย์ รศ.ดร. เกริกชัย สุกัญจน์ที่ รศ.ดร. วิวัฒน์ ทันตะพานิชกุล และ ศ.ดร. สมศักดิ์ คำรงค์เลิศ เป็นอย่างดียิ่ง และงานวิทยานิพนธ์นี้จะไม่สำเร็จลงได้ถ้าไม่ได้รับความอนุเคราะห์ทางเงินทุนจาก บัณฑิตวิทยาลัยและกรมบุษโยชาทหารบก รวมทั้งท่านอาจารย์และนักศึกษาของ ภาควิชาช่างทอและประสาน สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าพระนครเหนือ ที่ได้สร้างเครื่องมือนี้ออกมาจนสำเร็จ จึงขอกราบขอบพระคุณทุกท่านมาอย่างสูงในโอกาสนี้ด้วย

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



	หน้า
บทนำ .....	1
วัตถุประสงค์และขอบเขตของการวิจัย .....	3
บทที่ 1 การทำงานของระบบปรับอากาศแบบดูดกลืน .....	4
1.1 เปรียบเทียบการทำงานกับระบบปรับอากาศที่ใช้คอมเพรสเซอร์ .....	4
1.2 หลักการทำงานของระบบปรับอากาศแบบดูดกลืน .....	5
1.3 วัฏจักรของดีเอชเอ็มไอ-น้ำ .....	7
บทที่ 2 คุณสมบัติของสารทำความเย็นและสารดูดกลืน .....	11
2.1 แอมโมเนีย-น้ำ .....	12
2.2 น้ำ-สารละลายเกลือไฮโดรซอร์บิก .....	12
บทที่ 3 รายละเอียดเบื้องต้นของเครื่องมือในระบบปรับอากาศแบบดูดกลืน .....	14
3.1 ทิวระเหยและทิวทำความเย็น .....	14
3.2 ทิวความแน่น .....	14
3.3 ทิวดูดกลืน .....	15
3.4 ทิวกำเนิด .....	15
3.5 ส่วนประกอบอื่นๆ .....	16
บทที่ 4 การออกแบบเครื่องมือในการทดลองและวิธีการทดลอง .....	17
4.1 การออกแบบและสร้างทิวกำเนิด .....	17
4.2 การออกแบบความสูงของท่อน้ำสารจากทิวกำเนิด .....	18
4.3 การออกแบบและสร้างทิวแลกเปลี่ยนความร้อน .....	18
4.4 การออกแบบและสร้างทิวแยก .....	18
4.5 การออกแบบและสร้างทิวความแน่น .....	18
4.6 การออกแบบและสร้างทิวดูดกลืน .....	19
4.7 การออกแบบและสร้างทิวระเหย .....	19



4.8 วิธีการทดลอง ..... 20

บทที่ 5 ข้อมูลที่ได้จากการทดลอง และวิเคราะห์ข้อมูลที่ทดลองได้ ..... 27

5.1 ข้อมูลที่ได้จากการทดลอง ..... 27

5.2 วิเคราะห์ข้อมูลที่ทดลองได้ ..... 27

บทที่ 6 บทสรุปและข้อเสนอแนะ ..... 41

เอกสารอ้างอิง ..... 45

ภาคผนวก ..... 49

ประวัติผู้เขียน ..... 73



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญภาพ

	หน้า
รูปที่ 1	การทำงานของระบบปรับอากาศแบบดูดกลืน ..... 2
รูปที่ 2	วงจรระบบปรับอากาศแบบใช้คอมเพรสเซอร์ ..... 4
รูปที่ 3	วงจรระบบปรับอากาศแบบดูดกลืน ..... 4
รูปที่ 4,5,6,7	การทำงานของสารละลายลิเทียมโบรไมด์-น้ำ ..... 8
รูปที่ 8	แสดงค่าความดัน-เอนทัลปีของน้ำ ..... 9
รูปที่ 9	แสดงค่าความดัน-อุณหภูมิ-ความเข้มข้นของลิเทียมโบรไมด์ ..... 10
รูปที่ 10	แสดงรูปเครื่องมือทั้งระบบ ..... 23
รูปที่ 11	แสดงส่วนตัวกำเนิด ..... 24
รูปที่ 12	แสดงส่วนตัวควบแน่นและตัวแยก ..... 25
รูปที่ 13	แสดงส่วนตัวระเหยและตัวดูดกลืน ..... 26
รูปที่ 14	กราฟระหว่าง $\ln q''_{1b}$ & $\ln(T_w - T_{sat})$ เพื่อหาค่า A0, A1 ..... 38
รูปที่ 15	กราฟระหว่าง $\ln q''_{1b}$ & $\ln(T_w - T_{sat})$ ..... 39
รูปที่ 16	กราฟระหว่างอัตราการไหลและอุณหภูมิ ..... 40
รูปที่ 17	แสดงตัวกำเนิดชุดเกาท์ที่ไค้ออกแบบไว้ ..... 67
รูปที่ 18	แสดงตัวควบแน่นชุดเกาท์ที่ไค้ออกแบบไว้ ..... 68
รูปที่ 19	กราฟแสดงการระหว่าง เอนทัลปี, ความเข้มข้น, อุณหภูมิ ของสารละลาย ลิเทียมโบรไมด์-น้ำ ..... 69
รูปที่ 20	กราฟแสดงค่าความดวงจำเพาะของสารละลายลิเทียมโบรไมด์-น้ำ ..... 70
รูปที่ 21	กราฟแสดงค่าความร้อนจำเพาะของสารละลายลิเทียมโบรไมด์-น้ำ ..... 71
รูปที่ 22	กราฟแสดงค่าความหนืดของสารละลายลิเทียมโบรไมด์-น้ำ ที่อุณหภูมิต่างๆ ..... 72

คำอธิบายสัญลักษณ์และค่าย่อ

- A = พื้นที่ในการถ่ายเทความร้อน ( $ft^2$ )
- c = ค่าความร้อนจำเพาะ ( $Btu/lb \cdot ^\circ F$ )
- $c_v$  = ค่าความร้อนจำเพาะของไอ ( $Btu/lb \cdot ^\circ F$ )
- COP = ค่าสัมประสิทธิ์ในการทำความเย็น
- D = เส้นผ่านศูนย์กลางของท่อ ( $ft$ )
- $D_e$  = เส้นผ่านศูนย์กลางของท่อโดยเฉลี่ย ( $ft$ )
- G = อัตราการไหลของมวลต่อหน่วยพื้นที่ ( $lb/hr \cdot ft^2$ )
- $g_c$  = ค่าคงที่ ( $4.17 \times 10^8 ft \cdot lb/hr^2 lb_f$ )
- h = ค่าเอนทาลปี ( $Btu/hr$ )
- $h_a$  = ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนเฉลี่ย ( $Btu/hr \cdot ft^2 \cdot ^\circ F$ )
- $h_{lm}$  = ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทความร้อนเฉลี่ยตามค่า ln ( $Btu/hr \cdot ft^2 \cdot ^\circ F$ )
- $h_{fg}$  = ความร้อนแฝงในการกลายเป็นไอ ( $Btu/lb$ )
- $h'_{fg} = h_{fg} + (3/8)c(T_{sat} - T_w)$
- $h''_{fg} = h'_{fg} + c_v(T_v - T_{sat})$
- $k_b$  = ค่าสัมประสิทธิ์การนำความร้อน ( $Btu/hr \cdot ft \cdot ^\circ F$ )
- L = ระยะความยาวท่อ ( $ft$ )
- $\dot{m}$  = อัตราการไหลของมวล ( $lb/hr$ )
- $N_{Gr}$  = Graetz modulus ( $wc/k_b L$ )
- $N_{Pr}$  = Prandtl modulus ( $c\mu/k$ )
- $Nu_s$  = Nusselt number สำหรับท่อตรง ( $hL/k$ )
- $Nu_c$  = Nusselt number สำหรับขดท่อ ( $hL/k$ )
- P = ความดัน (psia, mmHg)

- Q = อัตราการถ่ายเทความร้อน (Btu/hr)
- Q<sub>g</sub> = อัตราการถ่ายเทความร้อนที่ตัวกำเนิด (Btu/hr)
- Q<sub>e</sub> = อัตราการถ่ายเทความร้อนที่ตัวระเหย (Btu/hr)
- q<sub>lb</sub>'' = ปริมาณความร้อนที่ให้ต่อหน่วยพื้นที่ (Btu/hr.ft<sup>2</sup>)
- q<sub>ref</sub> = ค่าความร้อนที่ได้จากการทำความเย็น (Btu/hr)
- q<sub>sup</sub> = ค่าความร้อนที่ให้แกตัวกำเนิด (Btu/hr)
- q<sub>ab</sub> = ค่าความร้อนที่ตัวดูดกลืน (Btu/hr)
- Re = Reynolds number (DG/μ)
- R = รัศมีของชกทอ (ft)
- r<sub>w</sub> = รัศมีของท่อ (ft)
- T<sub>a</sub> = อุณหภูมิที่ตัวดูดกลืน (°F)
- T<sub>c</sub> = อุณหภูมิที่ตัวความแนน (°F)
- T<sub>e</sub> = อุณหภูมิที่ตัวระเหย (°F)
- T<sub>g</sub> = อุณหภูมิที่ตัวกำเนิด (°F)
- T<sub>sat</sub> = อุณหภูมิที่จุดอิ่มตัว (°F)
- T<sub>w</sub> = อุณหภูมิที่ผนัง (°F)
- T<sub>v</sub> = อุณหภูมิของไอ (°F)
- ΔT<sub>a</sub> = อุณหภูมิที่แตกต่างโดยเฉลี่ย (°F)
- ΔT<sub>lm</sub> = อุณหภูมิที่แตกต่างโดยเฉลี่ยตามค่า "ลอกกาลิทึม" (°F)
- W = งานที่เกิดขึ้น (Btu)
- w = อัตราการไหลของมวล (lb/hr)
- v' = ปริมาตรของของเหลวต่อหน่วยน้ำหนัก (ft<sup>3</sup>/lb)
- v'' = ปริมาตรของไอต่อหน่วยน้ำหนัก (ft<sup>3</sup>/lb)
- x<sub>ab</sub> = อัตราส่วนโดยน้ำหนักของสารละลายในสารดูดกลืน
- x<sub>r</sub> = อัตราส่วนโดยน้ำหนักของสารละลายในสารทำความเย็น

- $x_g$  = อัตราส่วนโดยน้ำหนักของสารละลายไฮดรอกไซด์ในสารละลาย  
 $\mu$  = ค่าความหนืด (lb/hr.ft)  
 $\rho$  = ค่าความหนาแน่น (lb/ft<sup>3</sup>)  
 $\theta$  = ความเอียงของท่อเมื่อเทียบกับแนวแกนนอน (degrees)



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



## บทนำ

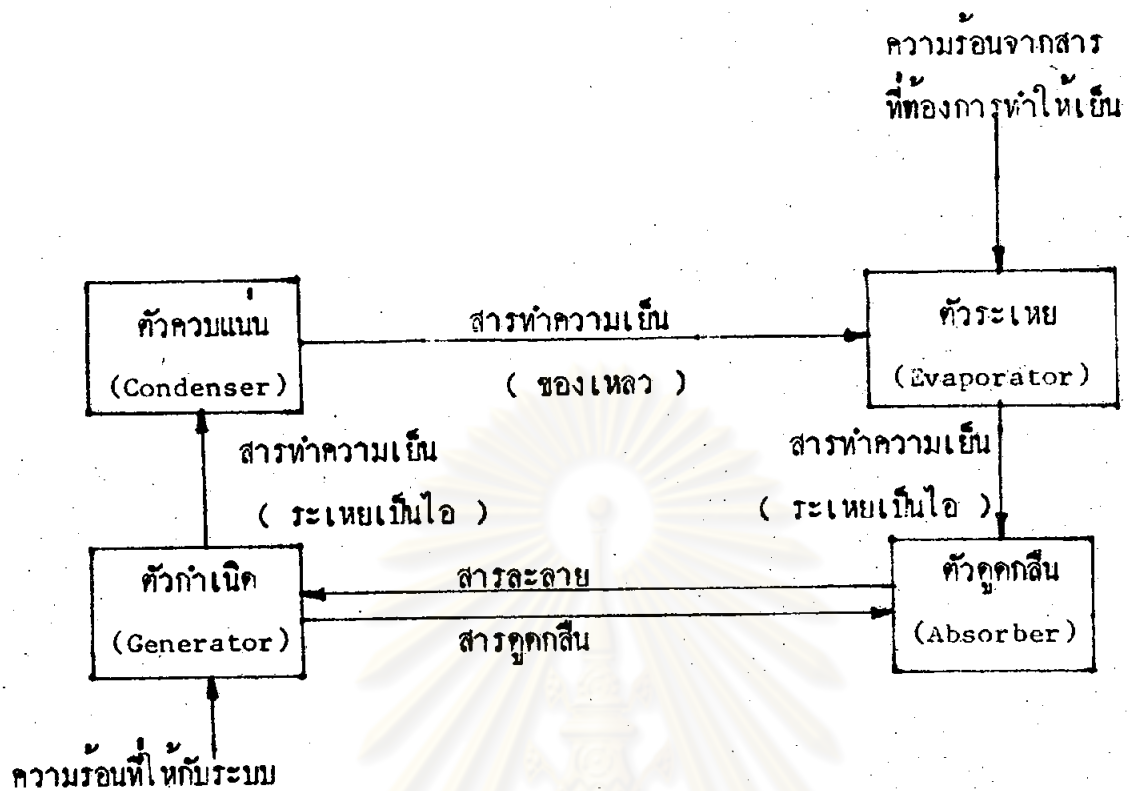
จากความตื่นตัวทางด้านปัญหาพลังงาน ทำให้ทั่วโลกได้สนใจกับความร้อนแฝงหลังงาน  
ทดแทนในรูปแบบอื่นๆ ทดแทนการใช้ถ่านซึ่งกำลังใกล้จะหมดไป รวมทั้งพยายามใช้พลังงานอย่าง  
ประหยัดและมีประสิทธิภาพ พลังงานทดแทนมีในรูปแบบต่างๆ อาทิเช่น พลังงานนิวเคลียร์ พลัง  
งานชีวมวล พลังงานแสงอาทิตย์ พลังงานลม เป็นต้น อีกทั้งมีการป้องกันการสูญเสียพลังงาน  
ไปโดยเปล่าประโยชน์เพื่อที่จะใช้ได้ประโยชน์สูงสุด เช่นการหมุนเวียนกับความร้อนเพื่อป้องกันการใช้  
สูญเสียความร้อนออกไป การติดตั้งเครื่องแลกเปลี่ยนความร้อนเพื่อให้ความร้อนที่จะไปอยู่ที่  
กลับมาใช้ประโยชน์ดังเช่น ความร้อนที่เกิดจากก๊าซร้อนที่เกิดจากการเผาไหม้ ความร้อนจาก  
น้ำร้อนที่เกิดขึ้นในขบวนการผลิตต่างๆ เป็นต้น ซึ่งได้มีการศึกษาค้นคว้าและทำกันอย่างกว้างขวาง  
แต่ที่น่าสนใจและมีประโยชน์มากอีกรูปแบบหนึ่งคือ การนำพลังงานความร้อนมาใช้กับระบบปรับอ  
ากาศทำความเย็นทดแทนการใช้พลังงานไฟฟ้า

ระบบปรับอากาศแบบดูดกลืนเป็นระบบปรับอากาศแบบใช้พลังงานความร้อนทำงานให้กับ  
ระบบโดยมีหน่วยทำความเย็นซึ่งทำงานด้วยสาร 2 ชนิดรวมกันคือ

- 1 สารทำความเย็น
- 2 สารดูดกลืน

โดยสารทั้งสองจะอยู่รวมกันเป็นสารละลาย เมื่อให้ความร้อนจะทำให้สารทำความเย็น  
ระเหยออกมาจากสารละลาย ถูกควบแน่นเป็นของเหลวแล้วนำไปดูดความร้อนจากสารที่ต้องการ  
ทำให้เย็น ทำให้สารทำความเย็นระเหยกลายเป็นไอแล้วถูกดูดกลืนเป็นสารละลายใหม่ด้วยสารดูด  
กลืนหมุนเวียนเป็นวงจรดังรูปที่ 1

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ 1

(1-5)

สารที่นิยมใช้ในหน่วยทำความเย็นได้แก่

สารดูดกลืน	สารทำความเย็น
โซเดียมไทรโอไซเนต (NaSCN)	แอมโมเนีย (NH <sub>3</sub> ) (6)
น้ำ (H <sub>2</sub> O)	แอมโมเนีย (NH <sub>3</sub> ) (1), (3), (5) (6), (7)
ลิเทียมโบรไมด์ (LiBr)	น้ำ (H <sub>2</sub> O) (1), (3), (6) (7), (8), (9)
ลิเทียมคลอไรด์ (LiCl)	น้ำ (H <sub>2</sub> O) (3)

งานวิทยานิพนธ์นี้เลือกสารดูดกลืนคือ ลิเทียมโบรไมด์ ส่วนสารทำความเย็นคือน้ำ เพราะสารเหล่านี้ไม่เป็นอันตรายต่อผู้ใช้ ให้ประสิทธิภาพสูงและสามารถทำความเย็นได้เหมาะสมกับระบบปรับอากาศ (1), (3), (6)

ระบบปรับอากาศแบบดูดกลืนโดยโซลาร์ฮีทปั๊ม-น้ำ เครื่องทำงานโดยใช้ไอน้ำหรือก๊าซร้อนที่ได้จากการเผาไหม้โดยตรง(2),(3),(4),(8) ซึ่งทำงานที่อุณหภูมิสูงสิ้นเปลืองค่าใช้จ่ายมาก จึงเหมาะสมสำหรับระบบปรับอากาศขนาดใหญ่ โดยขนาดที่ใช้ตามที่พักอาศัย(residential sized) 3-10ตันยังไม่มีการผลิต ต่อมาบริษัท Arkla-Servall ริมสนใจที่จะผลิตระบบนี้ให้มีขนาดเล็กลงแต่ยังคงใช้ก๊าซร้อนที่ได้จากการเผาไหม้โดยตรงซึ่งใช้ชื่อทางการค้าว่า Sol-aire™ (7)

ต่อมาได้มีผู้ศึกษาที่จะนำระบบนี้มาใช้กับน้ำร้อนที่ได้จากพลังงานแสงอาทิตย์ เช่น ที่มหาวิทยาลัย Wisconsin โดยร่วมมือกับ American-Saint Gobain Corporation (10) ที่ประเทศออสเตรเลีย(11) และที่บริษัท Arkla Industries ของสหรัฐอเมริกา(12) ซึ่งทั้งหมดนี้เป็นการดัดแปลงระบบเดิมซึ่งใช้ไอน้ำหรือก๊าซร้อนมาใช้กับน้ำร้อนที่ได้จากพลังงานแสงอาทิตย์แทนเพื่อศึกษาความเป็นไปได้ของระบบ ซึ่งต่อมาบริษัทของประเทศญี่ปุ่นคือบริษัท Yazaki ได้ทำการศึกษาค้นคว้าและสร้างระบบนี้ขึ้นมาเพื่อใช้กับน้ำร้อนที่ได้จากพลังงานแสงอาทิตย์(13),(14),(15) โดยได้ดำเนินการผลิตเป็นการค้าในเวลาต่อมาและได้มีผู้นำมาศึกษาค้นคว้าพบว่ายังไม่เหมาะสมทางเศรษฐกิจเนื่องจากราคาจำหน่ายของเครื่องมือสูงมาก(16),(17),(18) ทั้งนี้ถ้าได้มีการพัฒนาศึกษาค้นคว้าทำให้ราคาของเครื่องมือลดลงและสามารถนำไปประยุกต์ใช้กับแหล่งพลังงานความร้อนอื่น ๆ ที่มีอุณหภูมิไม่สูงมากได้ก็จะมีประโยชน์ในการประหยัดพลังงานและมีความเหมาะสมทางเศรษฐกิจในอนาคตต่อไป

#### วัตถุประสงค์และขอบเขตของการวิจัย

- 1 เพื่อศึกษาระบบปรับอากาศแบบดูดกลืนโดยโซลาร์ฮีทปั๊ม-น้ำ
- 2 ออกแบบและสร้างหน่วยทำความเย็นเพื่อทำการศึกษาค้นคว้าความเป็นไปได้ของระบบ
- 3 ทำการทดลองการทำงานของหน่วยทำความเย็นที่สร้างขึ้น
- 4 เพื่อหาข้อมูลสำหรับการออกแบบและสร้างระบบปรับอากาศแบบดูดกลืนในการใช้งานจริงต่อไป