หัวข้อวิทยานิพนธ์ การกลั่นน้ำทะเลด้วยความร้อนจากแสงอาทิตย์โดยเทคนิคปั๊มฟอง

ผู้เขียน นายลีเฮง พวย

ปริญญา วิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต(วิศวกรรมพลังงาน)

อาจารย์ที่ปรึกษา ศาสตราจารย์ คร.ทนงเกียรติ เกียรติศิริ โรจน์

บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษากระบวนการกลั่นน้ำทะเล โดยเทคนิคปั๊มฟอง ซึ่งใช้พลังงาน แสงอาทิตย์เป็นแหล่งความร้อน วัตถุประสงค์ของงานวิจัยนี้ เพื่อหาพารามิเตอร์ที่มีผลต่อสมรรถนะ ระบบ พัฒนาโมเคลเพื่อจำลองการทำงาน และประเมินต้นทุนต่อหน่วยของน้ำกลั่นที่ได้ การทคสอบ คำเนินการที่จังหวัดเชียงใหม่ โดยตัวเก็บรังสือาทิตย์ที่ใช้มีพื้นที่ 2.8 m² และคุณลักษณะทางความร้อน $F_R(\tau\alpha)_e$ และ $F_R U_L$ มีค่า 0.776 และ 2.16 W/m²K ตามลำดับ

พารามิเตอร์ที่ใช้ในการศึกษา ได้แก่ ระดับสารละลายในตัวปั๊มฟอง อุณหภูมิของไหลทำงานที่ ออกจากตัวเก็บรังสือาทิตย์และความเข้มข้นของเกลือเริ่มต้นในสารละลาย ความเข้มข้นของเกลือใน สารละลายมีค่า 3, 3.5 และ 4%โดยมวล ซึ่งมีค่าใกล้เคียงกับความเข้มข้นจริงของน้ำทะเลธรรมชาติ ระดับสารละลายในถัง อยู่ที่ 162, 216, และ 270 mm (หรือ 60, 80 และ 100% เทียบกับความสูงถังปั๊ม ฟอง)

โมเคลแสคงสมรรถนะของปั๊มฟอง สามารถจัดรูปได้เป็น

สำหรับ 3% ความเข้มข้นของเกลือ : $M_d = (-353.83100 + 2.75650H - 0.00654H^2) + (3.61750 - 0.02694H + 0.00006H^2)T_o$.

สำหรับ 3.5% ความเข้มข้นของเกลือ : $M_d=(60.05200-1.63710H+0.00434H^2)+(-0.59100+0.01749H-0.00005H^2)T_o.$

สำหรับ 4% ความเข้มข้นของเกลือ ที่ความสูงของระดับน้ำเกลือ $162~\mathrm{mm}:M_d=0.8669T_o-77.082.$ ข้อมูล 83.3%ของการทคลองสอดคล้องกับผลการคำนวณ โดยมีก่าเบี่ยงเบน $\pm 10\%$ ผลการศึกษาแสดงให้เห็นว่า ความเข้มข้นของเกลือที่ลดลง และการลดระดับของน้ำเกลือในถัง ปั๊มฟองจะทำให้อัตราการกลั่นเพิ่มขึ้น ที่ความสูงของระดับน้ำเกลือ 60% และความเข้มข้นของเกลือ 3% สามารถผลิตน้ำกลั่น 3.84-6.46 ลิตรต่อวัน ขึ้นกับชั่วโมงที่มีรังสือาทิตย์ ราคาน้ำกลั่นอยู่ที่ 4.32 บาทต่อลิตร



ลิขสิทธิ์มหาวิทยาลัยเชียงใหม่ Copyright[©] by Chiang Mai University All rights reserved

Thesis Title Solar Thermal Desalination of Seawater by Bubble Pump

Technique

Author Mr. Lyheng Phuoy

Degree Master of Engineering (Energy Engineering)

Advisor Prof. Dr. Tanongkiat Kiatsiriroat

ABSTRACT

The research involved around desalination through bubble pump driven by solar energy. The objectives of the study are to investigate the parameters affecting the system's performance, to develop a model to simulate the system behavior and finally to estimate the unit cost of the distilled water production. The experiment was done in Chiang Mai province. The solar collector with an area of 2.8 m^2 , characteristics, $F_R(\tau\alpha)_e$ and F_RU_L are 0.51 and 3.42 W/m^2 . K, respectively.

The investigated parameters were reservoir level of the salt solution, outlet temperature of working fluid from solar collector and initial salinity of the solutions. Samples of salt solutions had the salt contents of water 3%, 3.5%, and 4% by weight which were closed to the salinity of natural sea water. The reservoir level of salt solution were 162, 216 and 270 mm (or 60, 80 and 100% relatively from the bottom of the evaporator, respectively).

The modeling of bubble pump could be

For 3% salinity: $M_d = (-353.83100 + 2.75650H - 0.00654H^2)$

 $+(3.61750 - 0.02694H + 0.00006H^2)T_o$.

For 3.5% salinity: $M_d = (60.05200 - 1.63710H + 0.00434H^2)$

 $+(-0.59100 + 0.01749H - 0.00005H^2)T_0$

For 4% salinity, reservoir level 162 mm: $M_d = 0.8669T_o - 77.082$.

Over 83.3% of the experimental data were consistent with the simulated results within $\pm 10\%$.

The result showed that lower the initial salinity and lower the reservoir level, the higher amount of distilled water was produced. The system with the reservoir level of 60% and the initial salinity of 3% under Chiang Mai climatic condition, could produce distilled water at a rate of from 3.87 to 6.46 liters per day depending on hours of direct sunshine. The average cost of distilled water was 4.32 bahts per liter.

