

งานวิจัยนี้เป็นการสร้างแบบจำลองทางคณิตศาสตร์เพื่อทำนายสมรรถนะทางความร้อนของระบบการนำความร้อนที่กลับคืนแก๊สคาร์บอนไดออกไซด์ โดยระบบนี้ใช้อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนแบบเซลล์และท่อ ซึ่งใช้กลุ่มท่อทองแดง จำนวน 10 ท่อ จัดวางแบบเรียงแถว และติดครีบนแผ่นยาว จำนวน 4 ครีบ โดยใช้ของนำไหลในเซลล์และ  $\text{CO}_2$  ไหลในกลุ่มท่อ การทำนายสมรรถนะใช้โปรแกรม VISUAL BASIC (V.6) เพื่อทำนายอุณหภูมิทางออกของน้ำทางด้านเซลล์ และอุณหภูมิทางออกของ  $\text{CO}_2$  ที่เหมาะสม โดยปรับอัตราการไหลของน้ำ เพิ่มขึ้นจาก 0.005 kg/s และปรับอัตราการไหลของ  $\text{CO}_2$  คงที่ 0.012 kg/s ปรับอุณหภูมิของน้ำเข้าในเซลล์จาก  $29^\circ\text{C}$  และอุณหภูมิของ  $\text{CO}_2$  ทางเข้าท่อ  $-56.4^\circ\text{C}$  ผลปรากฏว่าอุณหภูมิน้ำออกจากเซลล์ ( $T_{so}$ ) ลดลงจาก  $29^\circ\text{C}$  เหลือ  $21.4^\circ\text{C}$  และอุณหภูมิของ  $\text{CO}_2$  ทางออก ( $T_{to}$ ) เพิ่มขึ้นจาก  $-56.4^\circ\text{C}$  เป็น  $19.5^\circ\text{C}$  เมื่อปรับอัตราการไหลของน้ำเพิ่มขึ้นจาก 0.035 kg/s จะทำให้อุณหภูมิน้ำทางออกเพิ่มขึ้น  $27.8^\circ\text{C}$  และอุณหภูมิของ  $\text{CO}_2$  ทางออกจะเพิ่มขึ้น  $23.3^\circ\text{C}$  ซึ่งผลการทำนายอุณหภูมิของน้ำทางออกเซลล์เปรียบเทียบกับผลการทดลองมีค่าความคลาดเคลื่อนเฉลี่ย 6.43 % และอุณหภูมิทางออกของ  $\text{CO}_2$  เปรียบเทียบกับผลการทดลองมีค่าความคลาดเคลื่อนเฉลี่ย 18.3 % ซึ่งมีแนวโน้มใกล้เคียงกับผลการทดลองจริง

This paper presents a mathematical modeling for thermal performances prediction of a waste heat recovery from  $\text{CO}_2$  system. A arrange tube banks model attaches four side fins , which put down in the same rang and transfers heat between water and  $\text{CO}_2$  which flows inside tube and water flows inside square shell that heat exchanger is designed tube bank with fins which used material that is copper amount 10 tubes to put down in the same rang two rows and five backs. A mathematical model was built to predict for the outlet temperature ( $T_{so}$ ) of the water in shell side and outlet temperature ( $T_{to}$ ) of the  $\text{CO}_2$  in tube side heat exchanger which was simulated using VISUAL BASIC PROGRAM. When increase flow rate of water at 0.005 kg/s, control flow rate of  $\text{CO}_2$  at 0.012 kg/s, control water temperature ( $T_{si}$ ) of  $29^\circ\text{C}$  and  $\text{CO}_2$  temperature ( $T_{ti}$ ). It was found that  $T_{so}$  decrease of  $21.4^\circ\text{C}$ , and  $T_{to}$  decrease of  $19.5^\circ\text{C}$ . When increase flow rate of water at 0.035 kg/s. It was found that  $T_{so}$  increase of  $27.8^\circ\text{C}$ , and  $T_{to}$  increase of  $23.3^\circ\text{C}$ . Therefore, The model was compared with the experimental results, maximum error of  $T_{so}$  is within 6.43 %, and maximum error of  $T_{to}$  is within 18.3 % . Finally, The modeling based on used for built shell and tube heat exchangers of waste heat recovery form carbon dioxide in industries.