งานวิจัยนี้ได้ทำการออกแบบและสร้างตัวเก็บรังสีแบบแผ่นเรียบให้มีราคาประหยัด โดยนำชุดระบาย ความร้อนของระบบปรับอากาสรถขนต์มาประยุกต์เป็นตัวคุดรังสี ชุดระบายความร้อนแต่ละตัวมี ขนาด  $0.35~\mathrm{m} \times 0.53~\mathrm{m}$  จำนวนทั้งหมด  $10~\mathrm{\ddot{e}}$ ว โดยนำมาต่อแบบผสมผสานเป็นแบบอนุกรมและแบบ ขนานร่วมกัน โดยต่อแบบขนาน 2 แถว ซึ่งแต่ละแถวจะมีชุดระบายความร้อนต่อกันแบบอนุกรม แถว ละ 5 ตัว ขนาคพื้นที่รับรังสีที่ทำการทคสอบ 2.46 m² การทคสอบสมรรถนะของตัวเก็บรังสีข้างต้นที่ สภาวะคงตัว โคยใช้อัตราการไหล 0.02 kg/s m² จะแบ่งออกเป็น 2 กรณี คังนี้ กรณีที่ 1 ทำการทคสอบ กลางแจ้ง โดยใช้มาตรฐาน ASHARE 93-77 กรณีที่ 2 ทำการทคสอบกลางแจ้ง โดยนำน้ำเย็นป้อนเข้า ผสมในช่วงที่ต่ออนุกรมของชุดระบายความร้อนตัวที่ 2 กับ 3, 3 กับ 4 และ 4 กับ 5 ที่อัตราการใหล 10 % ของอัตราการใหล่ที่ออกจากตัวเก็บรั้งสีตามลำคับ จากผลการทคสอบสมรรถนะกรณีที่ 1 พบว่า มี กำ  $F_R(T\alpha)_c = 0.693$  และ กำ  $F_RU_L = 7.1764~W/m^2$  ัC คำกวามคันแตกต่างในตัวเก็บรังสีมีกำ ประมาณ 174.75 kPa จากผลการทคสอบสมรรถนะกรณีที่ 2 พบว่ามีค่า  $F_{R}(T\alpha)_{c}$  และ  $(F_{R}U_{c})$  ของตัว ที่ 2 กับ 3 มีค่าประมาณ 0.6984 และ 6.8086 W/m $^{26}$ C ค่า  $F_{R}(T\alpha)_{c}$  และ  $(F_{R}U_{L})$  ของตัวที่ 3 กับ 4 มีค่า ประมาณ 0.6971 และ 6.7649  $\mathrm{W/m^{2}^{\circ}C}$  ค่า  $\mathrm{F_{R}(TC)}_{c}$  และ ( $\mathrm{F_{R}U_{L}}$ ) ของตัวที่ 4 กับ 5 มีค่าประมาณ 0.6935 และ 6.763 W/m<sup>2</sup>°C ซึ่งจะเห็นได้ว่า การป้อนน้ำเย็นเข้าผสมในตัวเก็บรังสีจะทำให้ค่า สัมประสิทธิ์การสูญเสียความร้อนรวมลคลงจึงทำให้สมรรถนะสูงขึ้น นอกจากนี้มีการคำนวณผลจาก แบบจำลองทางคณิตศาสตร์ เพื่อทำการเปรียบเทียบอัตราการ ใหลของน้ำเย็นที่ป้อนเข้าตัวคูครั้งสี ตัวที่ 2 กับ 3, 3 กับ 4 และ 4 กับ 5 ที่ 5, 10, 15, 20% ของอัตราการ ใหลที่ออกจากตัวเก็บรังสี

จากผลการคำนวณพบว่า การนำน้ำเย็นป้อนเข้าตัวคูดรังสี ตัวที่ 2 กับ 3 ที่อัตราการไหล 10% ดีที่สุด จากการศึกษาแบบจำลองทางกณิตสาสตร์ในการเปรียบเทียบ ประสิทธิภาพระบบ ต้นทุนพลังงานที่ ผลิตได้ และ ระยะเวลาดืนทุน ของระบบทำน้ำร้อนทั้ง 3 ระบบ โดย ระบบที่ 1 ใช้ตัวเก็บรังสีที่ทำการ ทคสอบกรณีที่ 1 ระบบที่ 2 ใช้ตัวเก็บรังสีที่นำน้ำเย็นป้อนเข้าตัวคูดรังสี ตัวที่ 2 กับ 3 ที่อัตราการไหล 10% ของอัตราการไหลที่ออกจากตัวเก็บรังสี และ ระบบที่ 3 ใช้ตัวเกี๋บรังสีแบบแผ่นเรียบที่ผลิตขาย ในประเทศ จากการเปรียบเทียบ พบว่า สมรรถนะของระบบที่ 1, 2 และ 3 มีค่าประมาณ 37.32, 38.73 และ 34.62% ต้นทุนพลังงานที่ผลิตได้ของระบบที่ 1, 2 และ 3 มีค่าประมาณ 2.98, 2.96 และ 5.07 บาท /kWh ระยะเวลาดืนทุนของระบบที่ 1, 2 และ 3 มีค่าประมาณ 3.06, 3.05 และ 5.24 ปี การนำเทกนิค การคำนวณปรับค่า F<sub>R</sub>(Tα) และ F<sub>R</sub>U<sub>L</sub> ในกรณีที่มีการต่อแบบอนุกรมของ Qonk สามารถนำมาใช้ใน การคำนวณคุณลักษณะของตัวเกี๋บรังสีได้คื

This research was performed to design and fabricate the economic flat plate solar collector by using 10 sets of condensers of automobile air conditioning system, with size of 0.35 m × 0.53 m each. The condensers are connected into 2 parallel rows. Each row contains 5 sets in series connection with the total area of 2.46 m<sup>2</sup>. The test was performed under steady state condition by using constant water flow rate of 0.02 kg/s m<sup>2</sup>. This test was divided into 2 cases: the first followed the ASHARE 93-77 standard and the other was tested 10% of total water flow rate of cool water was fed into the solar collector at the connection between the 2<sup>nd</sup> and the 3<sup>rd</sup>, the 3<sup>rd</sup> and the 4<sup>th</sup>, and the 4<sup>th</sup> and the 5<sup>th</sup> condensers, respectively. The results from the first case showed that the  $F_{\mu}(T\alpha)$  and  $F_{\mu}U_{\mu}$  of the collector were 0.693 and 7.1764 W/m<sup>2</sup>°C respectively, and the pressure drop was 174.75 kPa. The second experiment showed that  $F_R(TCL)_c$  and  $F_RU_L$  were 0.6984 and 6.8086, 0.6971 and 6.7649. 0.6935 and 6.763 W/m<sup>20</sup>C. The heat loss coefficient decreased due to the mixing of the cool water in the solar collector thus the performance was be increased. From the numerical simulation, when the fed rate of cool water is 5, 10, 15 and 20% of the total water flow rate, the best position to fed water was found between the 2<sup>rd</sup> and the 3<sup>rd</sup> condensers at 10% cool water of total water flow rate. In addition, this study used the numerical simulations to compare the efficiency system, cost per energy output and pay back period of the 3 systems were carried out. The first system used the collector simulation to the first case as described before. The second system used the second case solar collector with 10% cool water flow rate that fed into the collector between the  $2^{nd}$  and the  $3^{rd}$ condensers. The last system used domestic commercial flat plate solar collector. From the simulation, the performances of the 3 systems were 37.32, 38.73 and 34.62% respectively. The costs per energy output of the 3 systems were 2.98, 2.96 and 5.07 Baht/kWh, and the payback periods were 3.06, 3.05 and 5.24 years, respectively. The calculation method on adjusting  $F_R(T\alpha)_c$  and F<sub>R</sub>U<sub>L</sub> for series connection of flat plate collector developed by Oonk could be used in this work.