ผลของมุมเอียง และสารทำงานที่มีต่อรูปแบบการใหล ภายในท่อความร้อนแบบสั่นปลายปิดที่สภาวะวิกฤต

ผู้เขียน

นายสุระ ตันดี

ปริญญา

วิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต (วิศวกรรมเครื่องกล)

อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนซ์

ศ.คร.ประคิษฐ์ เทอคทูล

็บทคัดย่อ

วิทยานิพนธ์นี้เป็นการศึกษาถึงผลของมุมเอียงและสารทำงาน ที่มีค่อรูปแบบการใหลภายในท่อกวามร้อนแบบสั่นปลายปิดที่สภาวะวิกฤต โดยใช้ท่อความร้อนแบบสั่นปลายปิดที่ทำจากท่อแก้วขนาด เส้นผ่านสูนย์กลางภายใน 1.5 มิลลิเมตร ขนาดความยาวส่วนทำระเหยส่วนกันความร้อนและส่วน ควบแน่นของท่อความร้อนแบบสั่นเท่ากัน คือ 50 มิลลิเมตรโดยมีจำนวนโค้งเลี้ยว 5 โค้งเลี้ยวและ 10 โค้งเลี้ยว ใช้ MP39 และ HP62 เป็นสารทำงานโดยมีอัตราการเติม 50 เปอร์เซ็นต์ของปริมาตรภายในท่อ ทั้งหมด มุมการทดสอบ 0,10,40,60 และ 90 องศาวัดจากแนวระดับ ทำการทดสอบโดยให้ความร้อน ส่วนทำระเหยของท่อความร้อนแบบสั่นโดยใช้แผ่นทองแดงเซาะร่องที่ติดตั้งเครื่องให้ความร้อนแบบ ไฟฟ้า และใช้กระเปาะทองแดงเป็นแหล่งระบายความร้อนที่ส่วนควบแน่นรอจนถึงสภาวะคงตัว บันทึกรูปแบบการใหลด้วยกล้องถ่ายภาพนิ่งและกล้องวิดีทัสน์ บันทึกอุณหภูมิน้ำขาเข้าและขาออก ส่วนควบแน่น และอัตราการใหลของน้ำ เพื่อนำไปหาค่าความร้อนที่ท่อความร้อนสามารถถ่ายเทได้ ต่อจากนั้นทำการเพิ่มอุณหภูมิของแหล่งให้ความร้อน และรอให้อุณหภูมิอยู่ในสภาวะคงตัวอีกครั้งแล้ว ทำการบันทึกผลการทดลองหลังจากนั้นทำตามขั้นตอนดังกล่าวจนถึงสภาวะวิกฤตของท่อความร้อน แบบสั่น

จากการทดลองสรุปผลได้ดังนี้เมื่ออุณหภูมิส่วนทำระเหยเพิ่มขึ้นความหนาฟิล์มของเหลวจะ ลดลงจนหายไปที่สภาวะวิกฤตและค่าความร้อนที่ส่งผ่านได้หลังสภาวะวิกฤตมีค่าลดลง จำนวนโค้ง เลี้ยวไม่มีผลต่อรูปแบบการไหลและอัตราการถ่ายเทความร้อนต่อหน่วยพื้นที่ที่สภาวะวิกฤต มุมเอียงมี ผลต่อรูปแบบการไหลภายในของท่อความร้อนแบบสั่นปลายปิดที่สภาวะวิกฤตโดยที่มุมเอียง 0 องศา รูปแบบการไหลที่สภาวะวิกฤตเป็นแบบการแห้งของฟิล์ม เมื่อมุมเอียงเพิ่มจาก 10-90 องศารูปแบบการ ใหลที่สภาวะวิกฤตเปลี่ยนจากใหลแบบแยกชั้นเป็นการใหลแบบสวนทางซึ่งมีผลต่อความหนาของ ฟิล์มของเหลวที่ผนังท่อด้านบน จึงเกิดสภาวะวิกฤตช้าลง ส่งผลให้อัตราการถ่ายเทความร้อนวิกฤตมีค่า เพิ่มขึ้นที่มุมคังกล่าว อย่างไรก็ดีเมื่อมุมเอียงเข้าใกล้ 90 องสามากขึ้นรูปแบบการใหลแบบใหลสวนทาง กันจะทำให้เกิดปรากฏการณ์การท่วมได้ง่ายขึ้น ส่งผลให้ค่าอัตราความร้อนวิกฤตลดลง คังนั้นมุมเอียง 40 – 60 องสา จึงเป็นมุมเอียงที่เหมาะสม เนื่องจากเป็นจุดสมคุลของปรากฏการณ์ความหนาฟิล์ม ของเหลวและการท่วมพอดี ส่วนในกรณีของสารทำงานนั้นไม่มีผลต่อรูปแบบการใหลภายในท่อความ ร้อนแบบสั่นปลายปิดที่สภาวะวิกฤต แต่อย่างไรก็ตามเมื่อค่าความร้อนแฝงของการกลายเป็นไอเพิ่มขึ้น จะมีค่าการถ่ายเทความร้อนวิกฤตสูงขึ้น ผลการทดลองสอดคล้องกับสมมุติฐานการเกิดสภาวะวิกฤต เนื่องจากปรากฏการณ์การท่วม ที่ใช้ในสมการสหสัมพันธ์ของ Katpradit et al. (submitted)



Thesis Title Effect of Inclination Angles and Working Fluids on

Internal Flow Patterns of Closed-End Oscillating Heat

Pipes at Critical State

Author Mr.Sura Tundee

Degree Master of Engineering (Mechanical Engineering)

Thesis Advisor Prof. Dr. Pradit Terdtoon

Abstract

This research aims to study the effect of Inclination angle and Working Fluids on internal flow patterns of closed-end oscillating heat pipes at critical state. The CEOHPs were made of Pyrex glass capillary tube with 1.5 mm inside diameter and 4.2 mm outside diameter. The lengths of evaporator, adiabatic and condenser section were equal to 50 mm. The numbers of turn were 5 and 10 respectively. The working fluid used were MP39 and HP62 with the filling ratio of 50 % of the total inside volume. The inclination angle were 0,10,40,60 and 90 degree from the horizontal plane. The heater warmed a copper plate, which attached to the evaporator section while the condenser was cooled by water from a cold bath. A video camera was used to record all the internal flow patterns, while a still camera was used to record the internal flow patterns at specific times. A heat transfer rate was obtained by means of the calorific method from the condenser section. At the start of the experiment the heat was increased in the evaporator section, until steady state was reached. Then internal flow patterns and cooling water temperatures were recorded. Next, the evaporator temperature was increased until it reached steady state. The experimental results were recorded again and this was repeated until the CEOHP was at critical state.

From the result, it can be concluded as follows. As the evaporated tempurature increase, film thickness decrease until disappear at critical state and heat transfer which can be transferred after critical state decrease also. Numbers of turns does not effect on both internal flow patterns and critical heat flux. The effect of inclination angle on the internal flow patterns of CEOHP at critical state is the flow patterns at inclined angle of 0 degree is film dry out. As the angle increase from 10 to 90 degree, flow patterns at critical state has changed from stratified flow to be counter flow. This made the film thickness at the inside wall of the pipe increase. Consequently, the critical state occurred slowly resulting in increase of the critical heat flux. However when the inclination angle almost read 90 degree flooding phenomena is occurred easily by counter flow. This made critical heat flux decrease. Therefore inclination angle between 40 to 60 degree are the appropriate operating angle because it is the equilibrium point of liquid film thickness phenomena and flooding. This may caused critical heat flux increase at this angle. In the case of working fluid does not effect on the internal flow patterns of CEOHP at critical state. At the same angle internal flow patterns are all the same whether the working fluid is changed or not. Anyhow, as the latent heat of evaporation increase, the critical heat transfer increase. The results are corresponding to the hypothesis of critical state based on flooding phenomena which was used in correlation of Katpredit et al. (sumitted).

ลิขสิทธิ์มหาวิทยาลัยเชียงใหม่ Copyright © by Chiang Mai University All rights reserved