

บทที่ ๔

ผลการวิจัย



#### ๔.๑ ผลการทดลองและการอภิปราย

ผลการทดลองเพื่อศึกษาการพาความร้อนโดยบังคับภายในท่อสามเหลี่ยม ซึ่งมีการไหลของอากาศแบบปั่นป่วน ได้แสดงไว้ในรูปของกราฟตั้งแต่รูปที่ ๔-๑ ถึง ๔-๔ ส่วนข้อมูลที่ได้จากการทดลองได้รวบรวมไว้ในภาคผนวก ก. และตัวอย่างการคำนวณแสดงอยู่ในภาคผนวก ข.

##### ๔.๑.๑ อธิพลของเรย์โนลด์ส์นัมเบอร์

รูปที่ ๔-๑ และ ๔-๒ เป็นรูปที่ได้จากการพล็อตค่าเรย์โนลด์ส์นัมเบอร์  $Re$  กับค่าเฉลี่ยแบบล็อกของนัสเซลท์นัมเบอร์  $Nu_1$  ลงบนกระดาษกราฟชนิดล็อก-ล็อก ของท่อทั้งสี่อันที่ทำการทดลอง คือ ท่อสามเหลี่ยมด้านเท่า ซึ่งมีค่า  $L/d_h$  เป็น 5.04 และ 11.39 และท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉาก ซึ่งมีค่า  $L/d_h$  เป็น 4.95 และ 11.64 เส้นกราฟแต่ละเส้นที่ปรากฏในรูปทั้งสอง เป็นเส้นกราฟที่ลากใกล้เคียงกับจุดที่ได้จากการทดลองมากที่สุด และได้จากค่า  $L/d_h$  คงที่ กราฟทุกเส้นปรากฏเป็นเส้นตรง แสดงว่า เมื่อ  $L/d_h$  คงที่

$$Nu_1 = C_1 Re^m Pr^{0.4} \quad \dots\dots(4-1)$$

ซึ่งเป็นผลลักษณะเดียวกับท่อกลม

แต่เนื่องจากเส้นกราฟทั้งสองของแต่ละรูปร่างตัวอยู่ในแนวที่ต่างกันบ้าง แสดงว่า เทอม  $L/d_h$  มีผลต่อนัสเซลท์นัมเบอร์

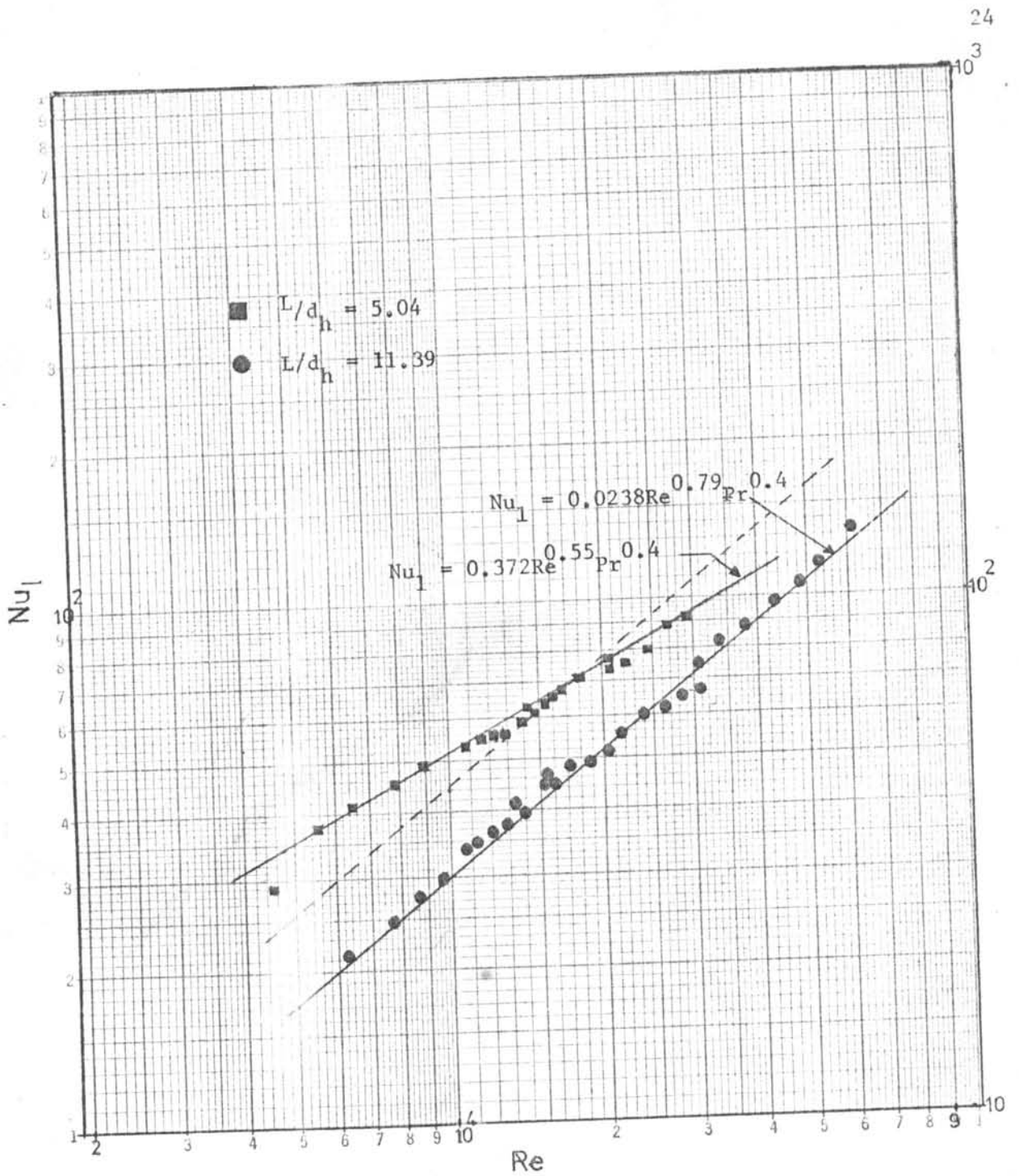


Fig.4-1 Data for turbulent forced convection in equilateral triangular ducts with simultaneously developing velocity and temperature profiles, and thermal boundary condition of uniform wall temperature.  $Pr = 0.71$ . Dashed line is result for circular duct (by Nusselt) for  $L/d = 11.39$ .

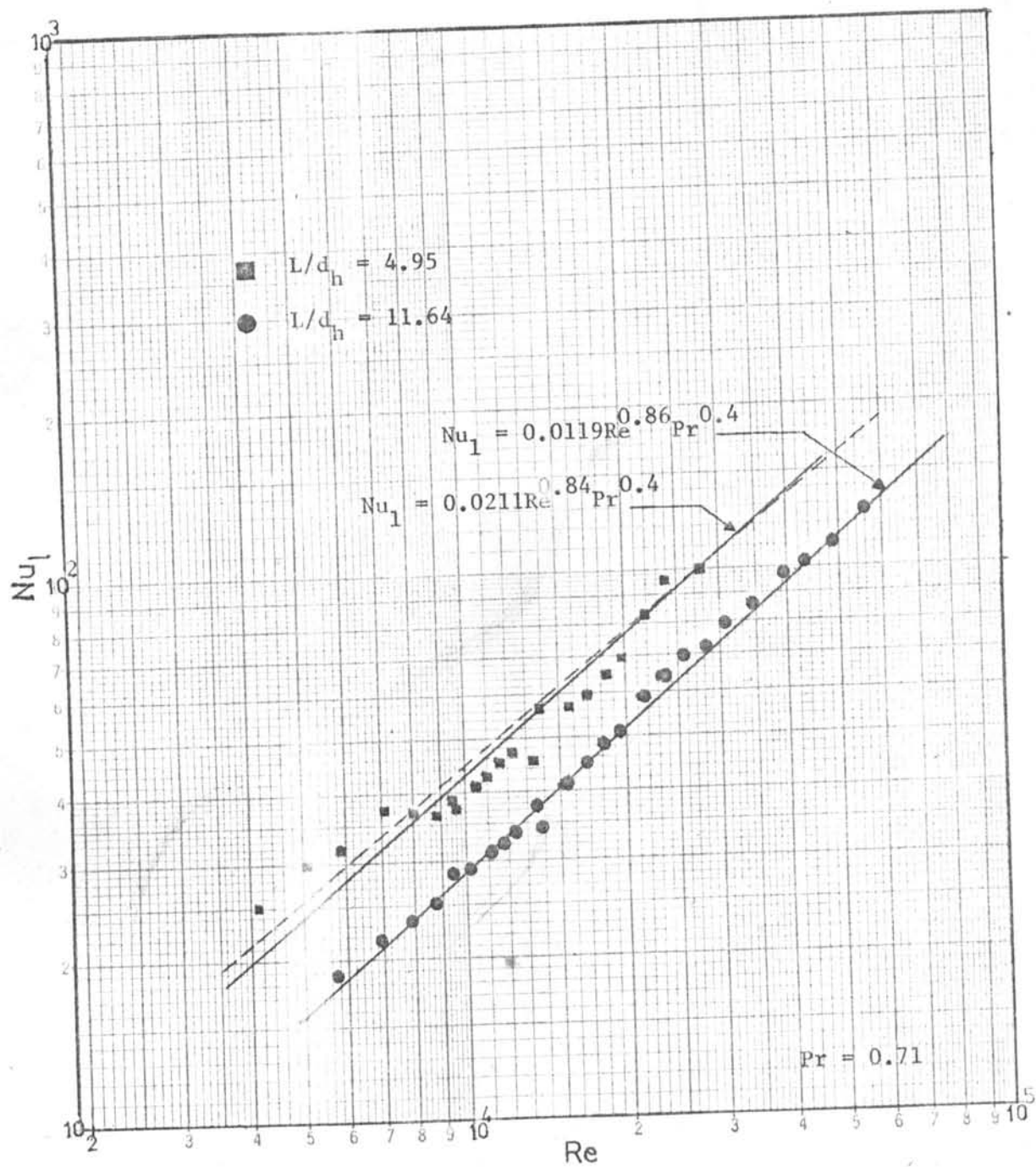


Fig.4-2 Data for turbulent forced convection in right-angled isosceles triangular ducts with simultaneously developing velocity and temperature profiles, and thermal boundary condition of uniform wall temperature. Dashed line is result for circular duct (by Nusselt) for  $L/d = 11.64$

### ๔.๑.๒ อิทธิพลของระยะทางเข้า

เพื่อพิจารณาอิทธิพลของระยะทางเข้าในแง่ของการไหลและการถ่ายเทความร้อนต่อการพาความร้อนในท่อ สำหรับค่าเรย์โนลด์ส นัมเบอร์คงที่ค่าหนึ่งๆ ได้ทำการพล็อตระหว่างค่าของ  $Nu_1$  กับ  $L/d_h$  ของท่อทั้งสองชนิด ลงบนกระดาษกราฟชนิดล็อก-ล็อก ดังแสดงไว้ในรูปที่ ๔-๓ จากกราฟที่ได้มีใช้เป็นแนวทางประมาณค่ายกกำลังของเทอม  $L/d_h$  คือ  $p$  ในสมการ (๒-๕) ซึ่งจากข้อมูลของเราได้ค่า  $p$  ประมาณ  $-0.๓๕$

ดังนั้นรูปของสมการ (๔-๑) จึงได้รับการดัดแปลงเป็น

$$Nu_1 = C Re^m Pr^{0.4} (L/d_h)^{0.35} \dots\dots (4-2)$$

ซึ่งเป็นรูปสมการที่สามารถแสดงอิทธิพลของระยะทางเข้าทั้งในแง่ของการไหลและการถ่ายเทความร้อนได้ด้วย หรือกล่าวอีกนัยหนึ่งคือ เป็นรูปสูตรสำหรับคำนวณเกี่ยวกับการพาความร้อนในท่อ ซึ่งการแจกแจงความเร็วและการแจกแจงอุณหภูมิกำลังเปลี่ยนรูป พร้อมๆกัน

แต่สมการ (๔-๒) สามารถใช้เป็นสูตรคำนวณในการทำงานออกแบบได้ ก็ต่อเมื่อรู้ค่า  $C$  และ  $m$  แล้ว จากผลที่ได้ดังปรากฏในรูปที่ ๔-๑ และ ๔-๒ ชี้ให้เห็นว่า การพาความร้อนโดยบังคับในท่อสามเหลี่ยมทั้งสองชนิด คือ ท่อสามเหลี่ยมด้านเท่า และท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉาก มีคุณลักษณะคล้ายคลึงกันมาก นอกจากนี้ การวิจัยการพาความร้อนในท่อสามเหลี่ยมซึ่งมีการไหลแบบราบเรียบ<sup>1</sup> ผลการทดลองของท่อสามเหลี่ยมด้านเท่าและท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉากรวมเข้าด้วยกันเป็นกราฟเดียว ดังนั้นในการหาค่า  $C$  และ  $m$  เราจะลองหาร่วมกันเป็นค่า  $C$  และ  $m$  ทั้งของท่อสามเหลี่ยมด้านเท่าและท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉาก

ในการหาค่า  $C$  และ  $m$  เราพล็อตค่า  $Nu_1 (L/d_h)^{0.35}$  กับ  $Re$  ของท่อทั้งสองชนิดลงบนกระดาษกราฟชนิดล็อก-ล็อก แผ่นเดียวกัน ดังแสดงในรูป ๔-๔ จากลักษณะของจุดที่ปรากฏชี้ให้เห็นว่า ข้อมูลของท่อทั้งสองชนิดสามารถรวมกันได้ โดยการป้อนข้อมูลเข้าเครื่องคอมพิวเตอร์ เพื่อหาสมการซึ่งใกล้เคียงกับจุดเหล่านี้มากที่สุดได้ค่า  $C = 0.0657$  และ  $m = 0.78$

<sup>1</sup>Tanaka, Imoko, *et al.* cit.

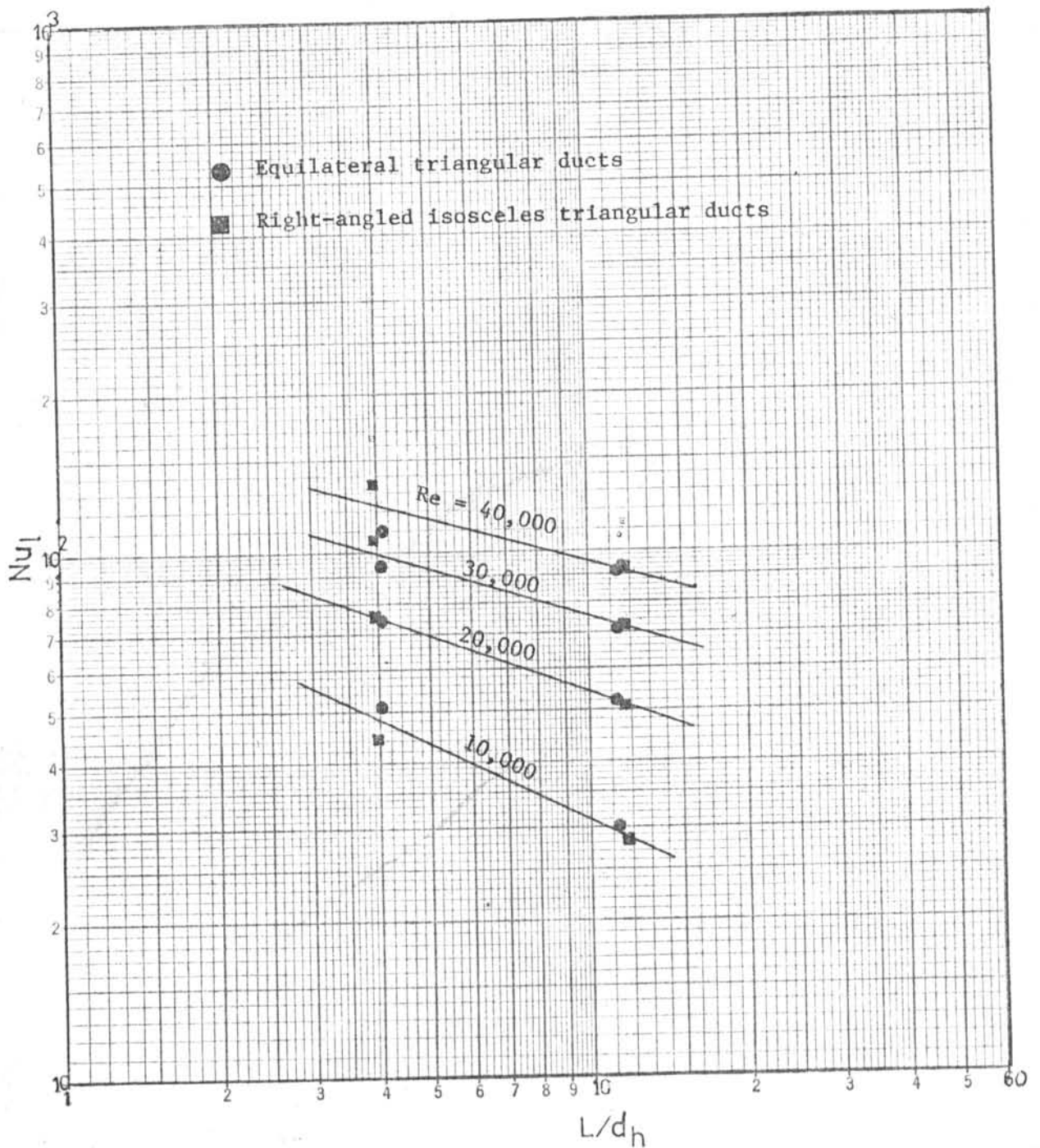


Fig.4-3 Measured logarithmic mean Nusselt number,  $Nu_1$ , plotted against length-diameter ratio,  $L/d_h$ , for turbulent forced convection in triangular ducts with uniform wall temperature.  $Pr = 0.71$

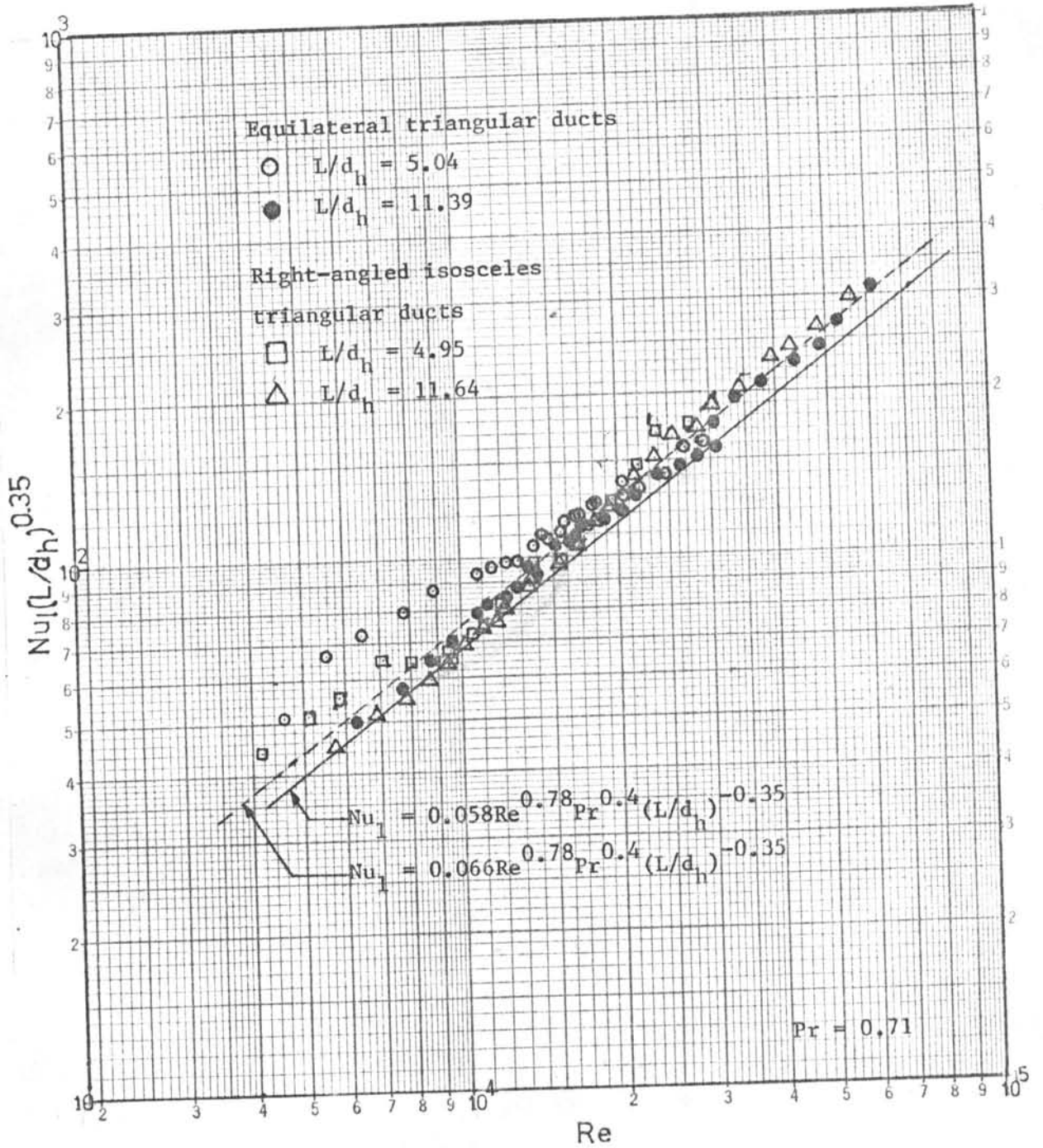


Fig.4-4  $Nu_1(L/d_h)^{0.35}$  plotted against  $Re$  for turbulent forced convection in triangular ducts with simultaneously developing velocity and temperature profiles, and thermal boundary condition of uniform wall temperature.

เมื่อแทนเข้าไปในสมการ (4-2) ได้

$$Nu_1 = 0.0657 Re^{0.78} Pr^{0.4} (L/d_h)^{-0.35} \dots\dots (4-4)$$

อย่างไรก็ตาม เพื่อป้องกันไม่ให้อุปกรณ์ที่ออกแบบ เล็กเกินไปสำหรับการทำงานที่จุด บางจุดตามกราฟในรูปที่ 4-4 เส้นกราฟที่ใช้เป็นหลักในการออกแบบควรลากโดยให้มีจุดที่ได้ จากการทดลองอยู่เหนือเส้นกราฟนี้เป็นส่วนใหญ่ ซึ่งโดยอาศัยหลักเกณฑ์ที่เราได้สมการ

$$Nu_1 = 0.058 Re^{0.78} Pr^{0.4} (L/d_h)^{-0.35} \dots\dots (4-5)$$

เป็นสมการที่ขอเสนอแนะให้ใช้ออกแบบเกี่ยวกับการพาความร้อนในท่อสามเหลี่ยม ซึ่งมีการไหล แบบปั่นป่วน ในช่วงที่การแจกแจงความเร็วและการแจกแจงอุณหภูมิกำลังเปลี่ยนแปลงพร้อมๆกัน สำหรับสภาพการให้ความร้อนที่ผิวท่อแบบอุณหภูมิสม่ำเสมอตลอดพื้นผิว

#### 4.2 ข้อสรุป

จากผลการทดลองเกี่ยวกับการพาความร้อนโดยบังคับ ในท่อสามเหลี่ยมด้านเท่าและท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉาก ที่มีการไหลของอากาศแบบปั่นป่วน ในช่วงที่การแจกแจงความเร็ว และการแจกแจงอุณหภูมิกำลังเปลี่ยนแปลงพร้อมๆกัน สำหรับสภาพการให้ความร้อนที่ผิวท่อแบบ

(T1) ดังแสดงในรูปที่ 4-1 และ 4-2 ซึ่งให้เห็นอย่างเด่นชัดว่า อิทธิพลของช่วงปากทางเข้าของการไหลและช่วงปากทางเข้าของการถ่ายเทความร้อน มีอิทธิพลต่อการพาความร้อนอย่างมาก โดยเฉพาะอย่างยิ่งในท่อที่ค่อนข้างสั้น นั่นคือ สำหรับค่าเรย์โนลด์ส นัมเบอร์ และค่าพรานด์เติลนัมเบอร์ คงที่ค่าหนึ่งๆ นัสเซลทันัมเบอร์จะมีค่าเพิ่มขึ้น เมื่อค่าอัตราส่วนความยาวต่อเส้นผ่าศูนย์กลางไฮดรอลิกของท่อคือ  $L/d_h$  ลดลง ดังนั้นในการคำนวณออกแบบเกี่ยวกับการพาความร้อนในท่อสามเหลี่ยม จะต้องนำข้อมูลนี้มาพิจารณาด้วย เพื่อไม่ให้สิ้นเปลืองโดยใช่เหตุ นอกจากนี้ ผลการทดลองนี้ ยังชี้ให้เห็นอีกว่า การพาความร้อนโดยบังคับในท่อสามเหลี่ยมด้านเท่าและท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉาก ซึ่งมีการไหลแบบปั่นป่วนมีคุณลักษณะใกล้เคียงกันมาก และสามารถใช้สูตรคำนวณออกแบบสูตรเดียวกันได้ คุณสมบัติต่างๆของของไหลที่ใช้ในการคำนวณ เป็นคุณสมบัติที่ Mean bulk temperature.

ในการสร้างสูตรเอมไพริคัลจากผลการทดลอง ได้นำข้อสังเกตเหล่านี้มาพิจารณาด้วย ซึ่งได้สูตรใช้ค่าเฉลี่ยมอกแบบเกี่ยวกับการพาความร้อนโดยบังคับในท่อสามเหลี่ยม ซึ่งมีการไหลแบบปั่นป่วน ในช่วงที่การแจกแจงความเร็ว และการแจกแจงอุณหภูมิกำลังเปลี่ยนรูปพร้อมๆกัน สำหรับสภาพการให้ความร้อนที่ผิวท่อแบบ (T1) คือ

$$Nu_1 = 0.058Re^{0.78}Pr^{0.4}(L/d_h)^{-0.35}$$

ซึ่งใช้ได้ทั้งท่อสามเหลี่ยมด้านเท่าและท่อสามเหลี่ยมหน้าจั่วมุมฉาก ในช่วงเรย์โนลด์สนับเบอร์ 6,000-60,000 และสำหรับค่า  $L/d_h$  ไม่เกินที่หาจากสูตรของ Latzko<sup>2</sup> สำหรับท่อกลม ซึ่งเอามาใช้กับท่อสามเหลี่ยมโดยอนุโลม.

#### ๔.๓ ข้อเสนอแนะ

การพาความร้อนโดยบังคับในท่อสามเหลี่ยม โดยเฉพาะอย่างยิ่งในกรณีที่มีการไหลแบบปั่นป่วน ยังมีงานและแง่มุมอีกหลายด้านที่ควรจะได้ทำการศึกษาขยายวงกว้างออกไป เพื่อเพิ่มพูนความรู้และข้อมูลซึ่งจำเป็นในการออกแบบเกี่ยวกับการพาความร้อนในท่อสามเหลี่ยมให้สมบูรณ์ยิ่งขึ้น อันเป็นปัจจัยสำคัญในการปรับปรุงและพัฒนาอุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน ขอเสนอแนะงานเกี่ยวกับการพาความร้อนโดยบังคับในท่อสามเหลี่ยมที่มีการไหลแบบปั่นป่วน ที่ควรจะได้ทำการศึกษาต่อไป ดังนี้

๑. ศึกษาและเก็บข้อมูลในช่วงที่การแจกแจงความเร็วและการแจกแจงอุณหภูมิกำลังเปลี่ยนรูปพร้อมๆกัน สำหรับสภาพการให้ความร้อนที่ผิวท่อแบบ (H)
๒. ศึกษาและเก็บข้อมูลเกี่ยวกับอิทธิพลของพารามิเตอร์ตัวเลข Pr ต่อตัวเลขเคลวินเบอร์  $Nu$  ให้ใกล้เคียงยิ่งขึ้น โดยใช้ของไหลหลายๆชนิดเป็นตัวพาความร้อนในท่อ
๓. ศึกษาวิเคราะห์ในเชิงทฤษฎีเกี่ยวกับการพาความร้อนโดยบังคับในท่อสามเหลี่ยม สำหรับทุกกรณีที่ได้ทำการศึกษาโดยการทดลองมาแล้ว.

<sup>2</sup>McAdams, op. cit., pp.224-226.