

## บทที่ 2 ทฤษฎีที่เกี่ยวข้อง

พลาสติกซึ่งเมื่อไม่นานมานี้ยังเป็นรองวัสดุอื่นๆ เช่น ไม้, เหล็ก, ยาง, กระดาษ, แก้ว ฯลฯ ได้เริ่มมีบทบาทต่อมวลมนุษยชาติมากขึ้นทุกวันดังที่จะสังเกตเห็นได้จากสิ่งแวดล้อมในชีวิตประจำวันของเราซึ่งมีพลาสติกหลายชนิดเข้ามาเกี่ยวข้องกับชีวิตประจำวัน ทั้งนี้เนื่องจากการที่ได้มีการปรับปรุงเทคโนโลยีการผลิตวัตถุดิบและการนำไปใช้ให้เป็นประโยชน์ได้ถูกทาง การปรับปรุงทางด้านเสริมความแข็งแรงของพลาสติกให้ใช้งานได้ทัดเทียมกับโลหะนั้น ทำได้โดยการใช้วัสดุที่มีคุณสมบัติที่เรียกได้ทั้งแข็ง และ เหนียว มาเสริมเข้าเป็นเนื้อเดียวกัน

ถ้าจะเปรียบเทียบกับสิ่งก่อสร้างอาคารคอนกรีตเสริมเหล็ก คอนกรีต(ปูนซีเมนต์+ หิน+ทราย) เป็นรูปร่าง เหล็กเส้นภายในเป็นส่วนเสริมความแข็งแรง ใส่เหล็กมากอาคารจะยิ่งแข็งแรงมากขึ้น ผลิตภัณฑ์พลาสติกที่ได้รับการปรับปรุงดังกล่าวโดยใส่วัสดุอื่นเสริมความแข็งแรงจึงเรียกว่า ผลิตภัณฑ์พลาสติกเสริมแรง ( Reinforced Plastic )

วัสดุที่มีคุณสมบัติที่ดีและเหมาะสมที่สุดที่จะเอามาเสริมแรงให้พลาสติกก็คือ”ใยแก้ว” (Glass Fiber) ซึ่งมีคุณสมบัติอ่อนนุ่มแต่เหนียว ทั้งทนการผุกร่อนได้ดี ทนความร้อนได้สูง เป็นฉนวนไฟฟ้า และทนสารเคมี ส่วนพลาสติกที่นำมาใช้เป็นเนื้อ ต้องเป็นชนิดที่มีความแข็งแรงมาก ซึ่งถ้าไม่มีการเสริมแรงแล้วจะเปราะ ดังนั้นเราจึงเอาพลาสติกชนิด”เทอร์โมเซตติง” มาใช้งานซึ่งได้ “อีพอกซีเรซิน” (Epoxy Resin) พลาสติกจำพวกนี้เป็นพลาสติกเหลวซึ่งภายหลังจากผสมกับ ตัวช่วยเร่งปฏิกิริยา (Accelerator) และตัวทำให้แข็ง(Hardener) แล้วจะเกิดปฏิกิริยาทางเคมี (Polymerization) มีความร้อนเกิดขึ้นสูงกว่า 100 C แล้วเปลี่ยนสภาพเป็นพลาสติกแข็งและจะไม่คืนรูปอีก ดังนั้นการสร้างผลิตภัณฑ์ขึ้นมาโดยใช้วิธีดังกล่าว จึงเรียกได้เป็น ผลิตภัณฑ์พลาสติกเสริมแรงด้วยใยแก้ว(Fiber Glass Reinforced Plastics):ซึ่งเราเรียกง่ายๆว่า ผลิตภัณฑ์ไฟเบอร์กลาส หรือ ผลิตภัณฑ์เอฟอาร์ที

### 2.1 กรรมวิธีการผลิต

กรรมวิธีที่ใช้ในการผลิตวินเซิร์ฟที่ใช้ในอุตสาหกรรมนี้เป็นรูปแบบเฉพาะที่จะใช้ในการผลิตวินเซิร์ฟเท่านั้น ซึ่งจัดว่าเป็นวิธีการที่ไม่ยุ่งยากนัก แม้แบบที่ใช้จะเป็นวัสดุที่ทำจากอีพอกซีเรซินเพราะว่า

อีพอกซีเรซินมีความแข็งแรงพอที่เราจะสามารถกดด้วยความดันที่หลายๆได้ เครื่องมือที่นำมาใช้ คือ ลูกกลิ้ง เครื่องพ่นอีพอกซีผสมตัวช่วยเร่งปฏิกิริยา แท่นกด (Press Machine) วัสดุที่ใช้ก็จะมี น้ำยาอีพอกซีเรซิน ตัวทำให้แข็ง(Hardener) ใยแก้วที่ตัดไว้แล้ว โฟม หรือวัสดุอื่นๆที่จะนำมาใส่ไว้ภายในชิ้นงาน

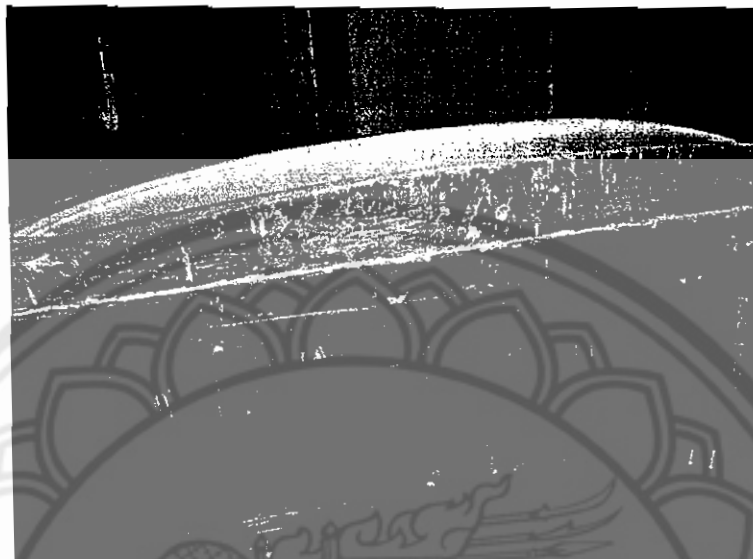
## 2.2 ขั้นตอนการผลิต

1.ขั้นตอนการเตรียมงาน เป็นขั้นตอนที่จะเตรียมใยแก้วที่ตัดไว้แล้ว และ โฟมที่จะนำมาใส่ไว้ภายในชิ้นงาน ให้พร้อมที่จะนำมาใช้



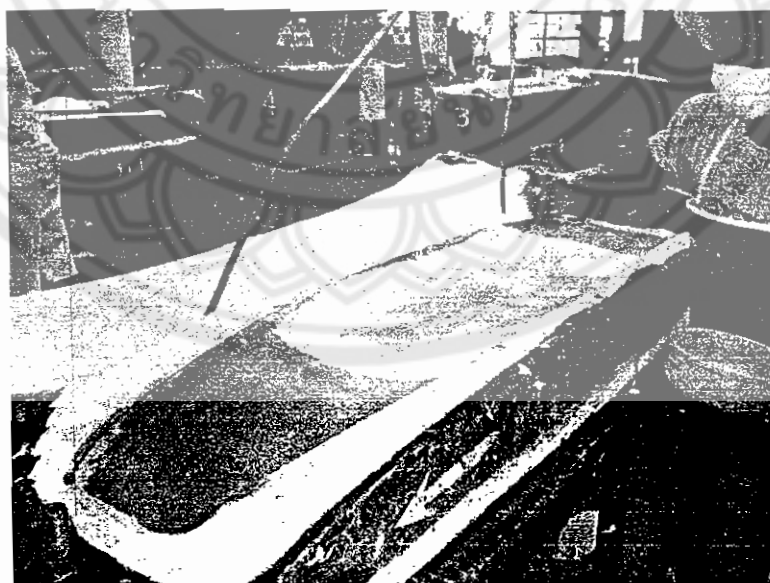
รูปที่ 2.1 แสดงขั้นตอนการเตรียมงาน

2.นำแม่แบบที่เราต้องการ มาวางแผ่นโพลียูรีเทนที่เราต้องการให้เป็นลายของวินเซิร์บ(Top sheet) ซึ่งจะต้องวางให้แนบสนิทไปกับแม่แบบโดยการใช้ความดันแวกกัมดูดอากาศที่อยู่ภายในออกแล้วทำให้พลาสติกแผ่น ร้อนจนเปลี่ยนรูปไปเป็นรูปวินเซิร์บที่เราต้องการทำแบบนี้ ทั้งสองด้านของแม่พิมพ์



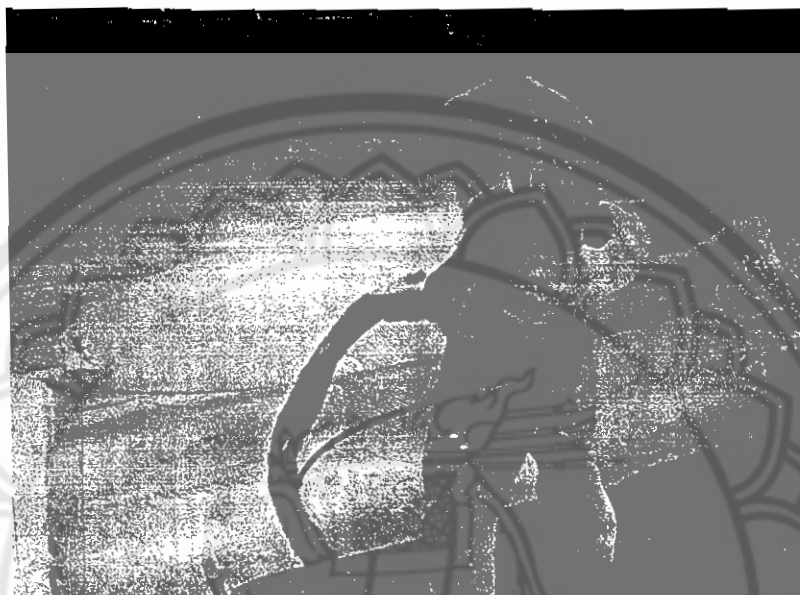
รูปที่ 2.2 แสดงขั้นตอนการคิดแผ่น โพลียูรีเทน

3. นำแม่แบบที่คิดแผ่น โพลียูรีเทนแล้วมาทาน้ำยาเรซินให้ทั่วทั้งแผ่น น้ำยาเรซินในที่นี้หมายถึง น้ำยาอีพอกซีเรซินที่ผสมตัวเร่งปฏิกิริยาหรือตัวทำแข็งเรียบร้อยแล้ว



รูปที่ 2.3 แสดงขั้นตอนการทาน้ำยาเรซิน

4.พ่นน้ำยาด้วยเครื่องพ่นลงบน โฟมและใยแก้วให้ทั่วและให้ได้ในปริมาณที่พอเหมาะ ต้องใช้เวลาให้พอเหมาะด้วยอย่าให้นานเกินไปเพราะจะมีผลต่อคุณภาพของชิ้นงาน



รูปที่ 2.4 แสดงการพ่นน้ำยาเรซิน

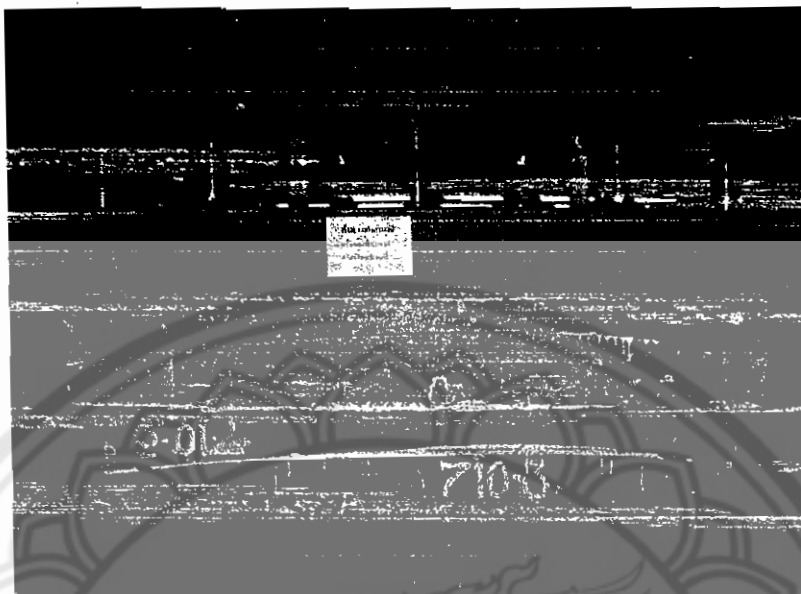
มหาวิทยาลัยพระนคร

## 5. ประกบแม่แบบทั้งสองด้านเข้าด้วยกันให้สนิท



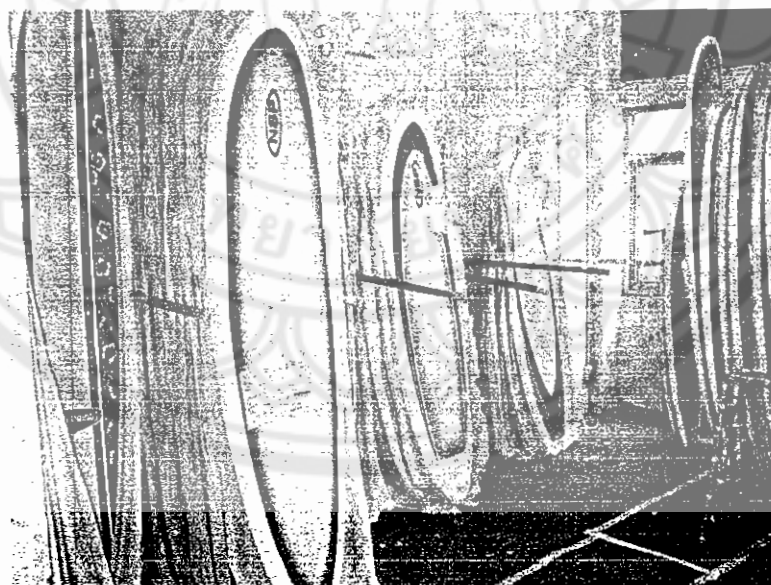
รูปที่ 2.5 แสดงการประกบแม่พิมพ์

6. นำแม่แบบไปกดด้วยเครื่องอัดความดันไฮดรอลิกให้ได้ความดันประมาณ 2500 psi ในแม่แบบจะมีท่อน้ำร้อนวิ่งผ่านเพื่อเป็นการเร่งปฏิกิริยาให้แข็งเร็วขึ้น จากนั้นก่อนนำชิ้นงานออกให้น้ำหล่อเย็นวิ่งในแม่แบบประมาณ 15 นาที



รูปที่ 2.6 แสดงขั้นตอนการกวดด้วยเครื่องอัดความดันไฮดรอลิก

7. นำชิ้นงานออกจากแม่แบบคกแต่งขอบให้เรียบร้อย



รูปที่ 2.7 แสดงขั้นตอนการนำชิ้นงานออกและตกแต่งขอบ

### 2.3 ไฟไนต์เอลิเมนต์สำหรับปัญหาหนึ่งมิติ

หัวใจของการศึกษาระเบียบวิธีไฟไนต์เอลิเมนต์คือการประดิษฐ์สมการไฟไนต์เอลิเมนต์ที่สอดคล้องกับสมการเชิงอนุพันธ์ของปัญหา สมการไฟไนต์เอลิเมนต์ที่ประดิษฐ์ขึ้นได้จึงนำไปประยุกต์ใช้เพื่อหาการกระจายของผลลัพธ์ของปัญหานั้น ลักษณะการกระจายของผลลัพธ์ที่เกิดขึ้นจะเป็นค่าโคเนประมาณและมีการเปลี่ยนแปลงไปตามตำแหน่งต่างๆบนโดเมนของปัญหาสอดคล้องกับความคาดหมายสมจริงกับสิ่งที่ควรเกิดขึ้นอันจะนำไปสู่การเข้าใจในปัญหานั้นๆ ได้ดียิ่งขึ้น กระบวนการขั้นตอนต่างๆเช่นนี้เกิดขึ้นกับการแก้ปัญหาพื้นฐานด้วยระเบียบวิธีไฟไนต์เอลิเมนต์โดยทั่วไป ในบทนี้เราจะทำการประยุกต์ระเบียบวิธีไฟไนต์เอลิเมนต์ในลักษณะเช่นเดียวกันนี้เข้ากับปัญหาของการไหล

เพื่อให้เกิดความเข้าใจโดยง่าย เราจะเริ่มจากการใช้สมการเชิงอนุพันธ์พลังงาน ซึ่งจะเขียนอยู่ในรูปค่าพลังงานภายใน  $e$  สำหรับกรณีของการไหลแบบไม่อัดตัว และค่าพลังงานของการกระจายความหนืด (viscous energy dissipation) สมการนี้จึงลดรูปเป็น

$$\rho \frac{De}{Dt} = Q + \frac{\partial}{\partial x} \left( k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( k \frac{\partial T}{\partial y} \right) \quad (2.1)$$

โดย  $\rho$  แทนความหนาแน่นของของเหลว  $e$  แทนค่าพลังงานภายใน  $t$  แทนเวลา  $Q$  แทนปริมาณความร้อนที่ผลิตขึ้นได้เองต่อปริมาตร  $k$  แทนสัมประสิทธิ์การกระจายความร้อน และ  $T$  แทนอุณหภูมิ เนื่องจาก  $e = cT$  โดย  $c$  แทนค่าความร้อนจำเพาะของก๊าซที่ปริมาตรคงตัว ดังนั้นหาก  $c$  เป็นค่าคงที่พจน์ทางด้านซ้ายมือของสมการนี้คือ

$$\rho \frac{De}{Dt} = \rho c \left( \frac{\partial T}{\partial t} + \vec{V} \cdot \nabla T \right)$$

$$\rho \frac{De}{Dt} = \rho c \left( \frac{\partial T}{\partial t} + u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} \right) \quad (2.2)$$

แทนสมการ(2.2)นี้ลงในสมการ(2.1)จะได้

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial t} + \rho c \left( u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} \right) = Q + \frac{\partial}{\partial x} \left( k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( k \frac{\partial T}{\partial y} \right) \quad (2.3)$$

และหากค่าสัมประสิทธิ์การนำความร้อน  $k$  เป็นค่าคงที่ด้วยแล้วสมการ(2.3) สามารถลดรูปลงไปได้ง่ายอีกเป็น

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial t} - k \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right) + \rho c \left( u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} \right) - Q = 0 \quad (2.4)$$

นอกจากนั้น หากพิจารณาเฉพาะการไหลในหนึ่งมิติในทิศทาง  $x$  เท่านั้นสมการ(2.4)คือ

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial t} - k \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \rho c u \frac{\partial T}{\partial x} - Q = 0 \quad (2.5)$$

ซึ่งเรียกว่าเป็นสมการของการพาและการแพร่กระจายความร้อนในหนึ่งมิติ (One dimensional convective-diffusion equation) อันเป็นสมการพื้นฐานที่เราจะทำการศึกษาพฤติกรรมของผลลัพท์ที่เกิดขึ้นเนื่องจากสมการนี้ อนึ่ง ในการแก้ปัญหาทางปฏิบัติ ค่าต่างๆที่เราละทิ้งไปหรือสมมุติให้เป็นค่าคงตัวอันนำมาสู่สมการ (2.5) นี้จะทำเช่นนั้นไม่ได้เพราะจะทำให้ผลลัพท์ที่ได้ห่างไกลจากความเป็นจริง

### 2.3.1 ปัญหาการแพร่กระจายความร้อน

เป็นปัญหาพื้นฐานชนิดแรกที่จะช่วยให้เกิดความเข้าใจในขั้นตอนการประดิษฐ์สมการ ไฟไนต์เอลิเมนต์และเอลิเมนต์เมตริกซ์ต่างๆที่สอดคล้องกันได้เป็นอย่างดี รูปที่ 2.8 แสดงรูปแบบไฟไนต์เอลิเมนต์ของของเหลวในท่อความยาว  $l$  ซึ่งไม่มีการไหล แต่ความร้อนสามารถถ่ายเทได้ด้วยการกระจายซึ่งเปรียบเสมือนการนำ (Conduction) ความร้อน ความร้อนเคลื่อนที่จากตำแหน่งหนึ่งสู่อีกตำแหน่งหนึ่ง



เนื่องจากความแตกต่างของระดับอุณหภูมิ  $T$  ในแนวแกน  $x$  อันเป็นผลมาจากการกำหนดเงื่อนไขขอบเขตที่ปลายทั้งสองของโดเมนรวมทั้งจากปริมาณความร้อน  $Q$  ที่อาจผลิตได้เอง (Internal heat generation)

### 1. สมการเชิงอนุพันธ์

สำหรับปัญหาการกระจายความร้อนของของเหลวในหนึ่งมิติในรูปที่ 2.8 นี้ สมการเชิงอนุพันธ์

(2.5)ลดรูปลงเป็น

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial t} - k \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} - Q = 0 \quad (2.6)$$

โดยพจน์แรกแทนอัตราการเปลี่ยนแปลงของปริมาณความร้อนซึ่งขึ้นอยู่กับเวลา ส่วนพจน์ที่สองและสามแทนปริมาณการกระจายความร้อนและปริมาณความร้อนที่ผลิตได้เองตามลำดับ สมการเชิงอนุพันธ์ (2.6) นี้จะถูกแก้ไปพร้อมกับการกำหนดเงื่อนไขขอบเขต ผลลัพธ์ที่เกิดขึ้นจะขึ้นอยู่กับเงื่อนไขขอบเขตแบบต่างๆกัน ยกตัวอย่างเช่น เงื่อนไขขอบเขตอาจประกอบด้วยการกำหนดอุณหภูมิที่ปลายทั้งสองของท่อ ดังนี้

$$T(x=0) = T_0 \quad (2.7 ก)$$

$$T(x=l) = T_l \quad (2.7 ข)$$

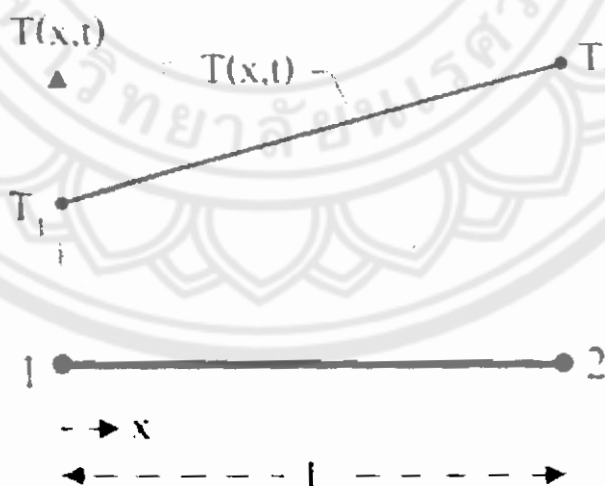
ซึ่งเป็นเงื่อนไขแบบดิริคเลต (Dirichlet condition) หรืออาจเป็นการกำหนดปริมาณความร้อนแทนก็กำหนดอุณหภูมิ เช่น หากกำหนดปริมาณความร้อนให้เข้าทางด้านขวาของท่อมี่ค่าเท่ากับ  $q$  แล้ว เงื่อนไขขอบเขตตามกฎของฟูริเยร์ (Fourier's law) คือ

$$-kA \frac{dT}{dx}(x=l) = q \quad (2.8)$$

โดย A แทนพื้นที่หน้าตัดของท่อ เป็นต้น ซึ่งเรียกว่าเป็นเงื่อนไขขอบเขตแบบนอมนันน์ (Neumann condition) โดยเฉพาะสำหรับกรณีพิเศษเมื่อ  $q = 0$  แล้ว จะเป็นเงื่อนไขของการไม่มีการถ่ายเทความร้อนไหลผ่านซึ่งเปรียบเหมือนการเป็นฉนวน (insulation) นั่นเอง

## 2. สมการไฟไนต์เอลิเมนต์

รูปที่ 2.8 ยัง ได้แสดงขั้นตอนแรกของการใช้ระเบียบวิธีไฟไนต์เอลิเมนต์โดยการแบ่ง โดเมนของปัญหาซึ่งในที่นี้คือความยาวท่อ 1 ออกเป็นเอลิเมนต์ย่อยความยาว L เอลิเมนต์เหล่านี้ต่อกันที่จุดต่ออันเป็นตำแหน่งที่เราจะคำนวณค่าไม่รู้ค่าซึ่งในที่นี้คืออุณหภูมิ เนื่องจากเราไม่ทราบลักษณะการกระจายอุณหภูมิของผลลัพธ์แม่นยำตรง  $T(x,t)$  สำหรับปัญหาโดยทั่วไปดังนั้นจึงเป็นการเหมาะสมในการที่จะสมมุติลักษณะการกระจายอุณหภูมิ  $T(x,t)$  ระหว่างจุดต่อให้อยู่ในรูปแบบของเชิงเส้นตรง รายละเอียดของการสมมุติอุณหภูมิในลักษณะดังกล่าวบนเอลิเมนต์ที่มีความยาว L ซึ่งประกอบด้วยจุดต่อหมายเลข 1 และ 2 โดยมีอุณหภูมิที่จุดต่อ  $T_1$  และ  $T_2$  ตามลำดับนั้นได้แสดงในรูปที่ 2.8



รูปที่ 2.8 ลักษณะการกระจายอุณหภูมิเชิงเส้นตรงตลอดความยาวของเอลิเมนต์

(ที่มา : ไฟไนต์เอลิเมนต์ในงานวิศวกรรม , ปราโมทย์ เศรษฐอำไพ)

การสมมุติลักษณะการกระจายของอุณหภูมิในเชิงเส้นตรงตลอดความยาวของเอลิเมนต์ดังแสดง  
 ในรูปที่ 2.8 นี้ สามารถเขียนเป็นสมการในรูปแบบของเมทริกซ์ฟังก์ชันการประมาณภายในเอลิเมนต์  
 (element interpolation function matrix) และเวกเตอร์ของอุณหภูมิที่จุดต่อ(vector of nodal  
 temperature) ได้โดยเริ่มจาก

$$\begin{aligned}
 T(x,t) &= \left(1 - \frac{x}{L}\right)T_1(t) + \left(\frac{x}{L}\right)T_2(t) \\
 &= N_1(x)T_1(t) + N_2(x)T_2(t) \\
 &= [N(x)]\{T(t)\}
 \end{aligned}
 \tag{2.9}$$

โดย  $[N(x)]$  แทนเมทริกซ์การประมาณฟังก์ชันภายในเอลิเมนต์

$$[N(x)] = \left[ 1 - \frac{x}{L} \quad \frac{x}{L} \right]
 \tag{2.10}$$

ซึ่งมีคุณสมบัติของ

$$N_i = \begin{cases} 1 & \text{ที่จุดต่อ } i \\ 0 & \text{ที่จุดต่ออื่นๆ} \end{cases}
 \tag{2.11}$$

อันเป็นคุณสมบัติพื้นฐานของฟังก์ชันการประมาณภายในเอลิเมนต์ทั่วไป และจะนำมาใช้ในการ  
 ประดิษฐ์สมการไฟไนต์เอลิเมนต์ต่อไป

ในการประดิษฐ์สมการไฟไนต์เอลิเมนต์ เราจะเริ่มจากความเข้าใจที่ว่าหากเรารู้ผลเฉลยแม่นยำตรง  $T(x,t)$  แล้วแทนลงในพจน์ต่างๆทางด้านซ้ายของสมการเชิงอนุพันธ์(2.6)จะก่อให้เกิดผลลัพธ์ทางด้านขวาของสมการเท่ากับศูนย์อย่างแน่นอน นั่นคือ

$$\rho c \frac{\partial \bar{T}}{\partial t} - k \frac{\partial^2 \bar{T}}{\partial x^2} - Q = 0 \quad (2.12)$$

แต่เนื่องจากการแก้ปัญหาโดยทั่วไปนั้นเราไม่รู้ผลเฉลยแม่นยำตรงล่วงหน้า เราจึงสมมุติผลเฉลยโดยประมาณ (approximate solution)  $T(x,t)$  เช่นในสมการ (2.9) โดยหวังว่า หากความยาวของเอลิเมนต์ลดลง ลักษณะการกระจายเชิงเส้นตรงที่สมมุติขึ้นตลอดความยาวของเอลิเมนต์จะมีค่าเข้าใกล้ผลเฉลยแม่นยำตรงที่อาจเป็นเส้นโค้งใดๆก็ได้มากขึ้น แต่เนื่องจากผลเฉลยโดยประมาณ  $T(x,t)$  นี้ไม่ใช่ผลเฉลยแม่นยำตรง ดังนั้นเมื่อแทนลงในพจน์ต่างๆทางด้านซ้ายของสมการเชิงอนุพันธ์(2.6)นี้แล้ว จะก่อให้เกิดเศษคด้าง(Residual) ทางด้านขวาของสมการนั้นคือ

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial t} - k \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} - Q = R \quad (2.13)$$

โดย R แทนค่าของเศษคด้าง เพราะฉะนั้นหลักการขั้นต่อไปก็คือ การพยายามทำให้เศษคด้าง R ที่เกิดขึ้นนี้มีค่าต่ำที่สุด เพื่อที่ว่าผลลัพธ์โดยประมาณของอุณหภูมิ T ที่จะคำนวณได้นั้นมีความเที่ยงตรงมากที่สุด ซึ่งในที่สุดแล้วเราจะได้สมการไฟไนต์เอลิเมนต์สำหรับปัญหาการแพร่กระจายความร้อนภายใต้สถานะไม่อยู่ตัวดังนี้

$$\int_0^L \rho c \begin{Bmatrix} N_1 \\ N_2 \end{Bmatrix} \begin{bmatrix} N_1 & N_2 \end{bmatrix} dx \begin{Bmatrix} \dot{T}_1 \\ \dot{T}_2 \end{Bmatrix} + \int_0^L k \begin{Bmatrix} \frac{\partial N_1}{\partial x} \\ \frac{\partial N_2}{\partial x} \end{Bmatrix} \begin{bmatrix} \frac{\partial N_1}{\partial x} & \frac{\partial N_2}{\partial x} \end{bmatrix} dx \begin{Bmatrix} T_1 \\ T_2 \end{Bmatrix} = \left( \begin{Bmatrix} N_1 \\ N_2 \end{Bmatrix} k \frac{\partial T}{\partial x} \right) \Big|_0^L + \int_0^L \begin{Bmatrix} N_1 \\ N_2 \end{Bmatrix} Q dx \quad (2.14)$$

[C]
{T}
[Kc]
{T}

{Qc}
{Qc}

$$[C]\{\dot{T}\} + [K_c]\{T\} = \{Q_c\} + \{Q_Q\} \quad (2.15)$$

โดย  $[C]$  เรียกว่าเมตริกซ์ของความจุความร้อน (capacitance matrix);  $\{T\}$  แทนเวกเตอร์ของการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิที่จุดต่อ (vector of rate of change of nodal temperature tures);  $[K_c]$  เรียกว่าเมตริกซ์ของการแพร่กระจายหรือการนำความร้อน (diffusion);  $\{T\}$  แทนเวกเตอร์ของอุณหภูมิที่จุดต่อ (vector of nodal temperature);  $\{Q_c\}$  แทนโหนดเวกเตอร์ของการถ่ายเทความร้อนที่จุดต่อ (conduction load vector) และ  $\{Q_Q\}$  แทนโหนดเวกเตอร์ของปริมาณความร้อนที่ผลิตขึ้นเอง (internal heat generation load vector)

เอลิเมนต์เมตริกซ์ต่างๆในสมการ (2.15) ซึ่งอยู่ในรูปแบบของการอินทิเกรตตลอดความยาว  $L$  ของเอลิเมนต์ดังมีรายละเอียดดังแสดงในสมการ (2.14) นั้นสามารถที่จะประดิษฐ์ขึ้นพร้อมที่จะนำไปใช้ต่อเนื่องเพื่อการประดิษฐ์ไฟไนต์เอลิเมนต์โปรแกรมคอมพิวเตอร์โดยใช้ฟังก์ชันการประมาณภายในเอลิเมนต์จากสมการ (2.9) คือ

$$N_1 = 1 - \frac{x}{L} \quad \text{และ} \quad N_2 = \frac{x}{L} \quad (2.10 ก)$$

$$\frac{\partial N_1}{\partial x} = -\frac{1}{L} \quad \text{และ} \quad \frac{\partial N_2}{\partial x} = \frac{1}{L} \quad (2.10 ข)$$

เมตริกซ์ของความจุความร้อน

$$\begin{aligned} [C] &= \int_0^L \rho c \begin{Bmatrix} N_1 \\ N_2 \end{Bmatrix} \begin{bmatrix} N_1 & N_2 \end{bmatrix} dx \\ &= \int_0^L \rho c \begin{Bmatrix} 1 - \frac{x}{L} \\ \frac{x}{L} \end{Bmatrix} \begin{bmatrix} 1 - \frac{x}{L} & \frac{x}{L} \end{bmatrix} dx \end{aligned}$$

$$= \rho c L \begin{bmatrix} 1 & 1 \\ 3 & 6 \\ 1 & 1 \\ 6 & 3 \end{bmatrix} \quad (2.11)$$

เมทริกซ์ของการแพร่กระจายความร้อน

$$\begin{aligned} [K_c] &= \int_0^L k \begin{bmatrix} \frac{\partial N_1}{\partial x} \\ \frac{\partial N_2}{\partial x} \end{bmatrix} \begin{bmatrix} \frac{\partial N_1}{\partial x} & \frac{\partial N_2}{\partial x} \end{bmatrix} dx = \int_0^L k \begin{bmatrix} -\frac{1}{L} \\ \frac{1}{L} \end{bmatrix} \begin{bmatrix} -\frac{1}{L} & \frac{1}{L} \end{bmatrix} dx \\ &= \frac{k}{L} \begin{bmatrix} 1 & -1 \\ -1 & 1 \end{bmatrix} \end{aligned} \quad (2.12)$$

โหนดเวกเตอร์ของปริมาณความร้อนที่ผลิตขึ้นเอง

$$\begin{aligned} \{Q_Q\} &= \int_0^L \begin{Bmatrix} N_1 \\ N_2 \end{Bmatrix} Q dx = \int_0^L \begin{Bmatrix} 1 - \frac{x}{L} \\ \frac{x}{L} \end{Bmatrix} Q dx \\ &= QL \begin{Bmatrix} 1 \\ 2 \\ 1 \\ 2 \end{Bmatrix} \end{aligned} \quad (2.13)$$

โพลลเวกเตอร์จากการถ่ายเทความร้อนที่จุดต่อ

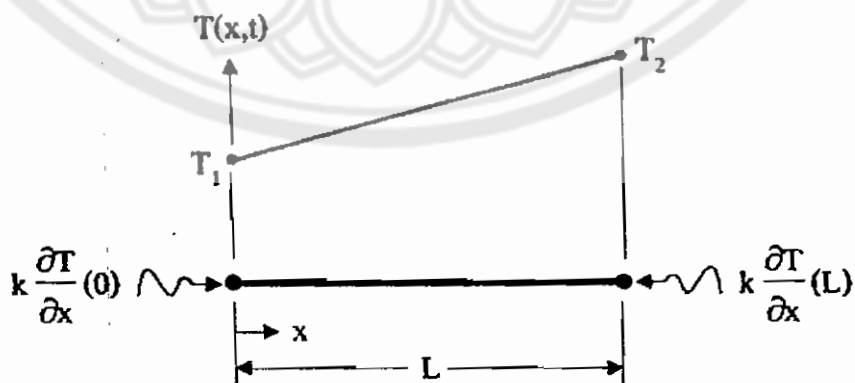
$$\begin{aligned} \{Q_c\} &= \left( \begin{array}{c} \left[ N_1 \right] k \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_L \\ \left[ N_2 \right] k \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_0 \end{array} \right) = \left( \begin{array}{c} \left( N_1 k \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_L \right) \\ 0 \\ \left( N_2 k \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_L \right) \\ 0 \end{array} \right) \\ &= \left( \begin{array}{c} N_1(L)k \frac{\partial T}{\partial x}(L) - N_1(0)k \frac{\partial T}{\partial x}(0) \\ N_2(L)k \frac{\partial T}{\partial x}(L) - N_2(0)k \frac{\partial T}{\partial x}(0) \end{array} \right) \end{aligned}$$

แต่จากสมการ (2.11):  $N_1(L) = 0$ ;  $N_1(0) = 0$ ;  $N_2(L) = 1$  ดังนั้น

$$\{Q_c\} = \left( \begin{array}{c} -k \frac{\partial T}{\partial x}(0) \\ k \frac{\partial T}{\partial x}(L) \end{array} \right)$$

(2.14)

ซึ่งโพลลเวกเตอร์นี้ประกอบด้วย 2 พจน์ ที่มีความหมายทางกายภาพคือ ปริมาณความร้อนที่ถ่ายเทเข้าที่จุด 1 และจุด 2 ตามลำดับ คึงอธิบายในรูป 2.9



รูปที่ 2.9 ปริมาณความร้อนที่ถ่ายเทเข้าที่จุดต่อของเอลิเมนต์  
(ที่มา : ไฟไนต์เอลิเมนต์ในงานวิศวกรรม , ปราโมทย์ เศษะอำไพ)

โดยสรุป สมการไฟไนต์เอลิเมนต์สำหรับการแพร่กระจายความร้อนหรือการนำความร้อนในหนึ่งมิติภายใต้สถานะไม่อยู่ตัวซึ่งรวมถึงปริมาณความร้อนที่อาจผลิตขึ้นได้เองบนเอลิเมนต์นั้นคือ

$$\rho c L \begin{bmatrix} \frac{1}{3} & \frac{1}{6} \\ \frac{1}{6} & \frac{1}{3} \end{bmatrix} \begin{Bmatrix} \dot{T}_1 \\ \dot{T}_2 \end{Bmatrix} + \frac{k}{L} \begin{bmatrix} 1 & -1 \\ -1 & 1 \end{bmatrix} \begin{Bmatrix} T_1 \\ T_2 \end{Bmatrix} = \begin{Bmatrix} -k \frac{\partial T}{\partial x}(0) \\ k \frac{\partial T}{\partial x}(L) \end{Bmatrix} + QL \begin{Bmatrix} \frac{1}{2} \\ \frac{1}{2} \end{Bmatrix} \quad (2.15)$$

สมการ (2.15) นี้เป็นสมการไฟไนต์เอลิเมนต์แบบอย่างที่ได้ประคิษฐ์ขึ้นจากสมการเชิงอนุพันธ์สำหรับปัญหาหนึ่ง สมการในลักษณะเช่นนี้จำเป็นต้องถูกสร้างขึ้นสำหรับทุกเอลิเมนต์ก่อนรวมเข้าด้วยกันเพื่อให้เกิดระบบสมการรวม จากนั้นจึงทำการประยุกต์เงื่อนไขขอบเขตเข้ากับระบบสมการรวม