

การคำนวณผลการตอบสนองของอุณหภูมิภายในทรงกระบอก
ด้วยวิธีไฟไนต์รีซิสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์

Calculating Inside Cylinder Temperature Response
By Finite Resistance-Capacitance Method

ประเสริฐ อินประเสริฐ

ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยสยาม

235 ถนนเพชรเกษม เขตภาษีเจริญ กรุงเทพฯ 10163

โทร. 457-0068 ต่อ 121, โทรสาร 457-3982, อีเมล Prasert_Inp@yahoo.com

Prasert Inprasert

Department of Mechanical Engineering, Faculty of Engineering, Siam University

235 Petkasem Road, Phasicharoen, Bangkok 10163

Tel: 457-0068 Ext 121, Fax: 457-3982, E-Mail: Prasert_Inp@yahoo.com

บทคัดย่อ

บทความนี้นำเสนอการคำนวณผลการตอบสนองของอุณหภูมิภายในทรงกระบอกที่เปลี่ยนไปตามเวลาด้วยวิธีไฟไนต์รีซิสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์ โดยการแบ่งเนื้อวัสดุออกเป็นทรงกระบอกกลวงผนังบางซ้อนกันเป็นจำนวนมาก ซึ่งแต่ชั้นประกอบขึ้นด้วยตัวต้านทานการนำความร้อน 1 ตัว และตัวเก็บความร้อน 1 ตัว สำหรับการคำนวณการพาความร้อนบริเวณผิววัสดุไปยังของไหลจะใช้ตัวต้านทานการพาความร้อน 1 ตัว แล้วใช้โปรแกรมอิเล็กทรอนิกส์เวิร์คเบ็นซ์คำนวณแบบจำลองนี้เปรียบเทียบกับผลการคำนวณทางทฤษฎีว่าอุณหภูมิที่ได้มีความผิดพลาดเพียงใด เมื่อกำหนดให้แท่งทรงกระบอกอลูมิเนียมมีรัศมี 50 mm. และมีความสูงไม่จำกัด มีอุณหภูมิเริ่มต้น 200°C มีค่าสภาพการนำความร้อน 237 W/m.°C, ความหนาแน่น 2702 kg/m³ และความจุความร้อนจำเพาะ 903 J/kg. °C ทำให้เย็นลงทันทีในของไหลอุณหภูมิ 50 °C ซึ่งมีค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อน 500 W/m².°C เมื่อกำหนดอุณหภูมิที่ตำแหน่งลึกจากผิวหน้า 25 mm. ด้วยโปรแกรมโดยใช้เวลาผ่านไป 360 วินาที ปรากฏว่ามีความผิดพลาด 0.43 % จากค่าความผิดพลาดแสดงให้เห็นว่าแบบจำลองความร้อนวิธีไฟไนต์รีซิสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์นี้สามารถคำนวณโดยทฤษฎีวงจรไฟฟ้าได้ ซึ่งจะเป็นการง่ายในการใช้โปรแกรมสำเร็จรูปทางไฟฟ้าคำนวณปัญหาการถ่ายเทความร้อนในสถานะแปรเปลี่ยนไปตามเวลาที่มีความซับซ้อนของเนื้อวัสดุต่อไป

คำสำคัญ: วิธีไฟไนต์รีซิสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์, การตอบสนองของอุณหภูมิ, อุณหภูมิภายในทรงกระบอก, ชิ้นส่วนทรงกระบอกกลวง

Abstract

This paper presents to calculate inside cylinder temperature response by the finite resistance-capacitance method. By divide a material to many thin wall hollow cylindrical elements, each element assembles 2 parts of a conduction resistance and a heat capacitance. For calculate convection heat transfer on a surface area to fluid use a convection resistance. Using ELECTRONIC WORKBENCH software to calculate this finite resistance-capacitance model and compare with analytical method to find temperature response errors. On the calculation let an aluminum cylinder infinite high, 50 mm radius. This cylinder initially at 200 °C has thermal conductivity 237 W/m.°C, density 2702 kg/m³ and specific heat 903 J/kg.°C. This object is placed suddenly in fluid at 50 °C. Estimate the convection heat transfer coefficient is 500 W/m².°C. Calculating temperature at 25 mm depth from the surface by this software to 360 sec having an error result 0.43 %. From error results show that this finite resistance-capacitance model can be calculated by electrical theory which easy to use electrical software to solve in heat transfer response problem of complicated materials in the future.

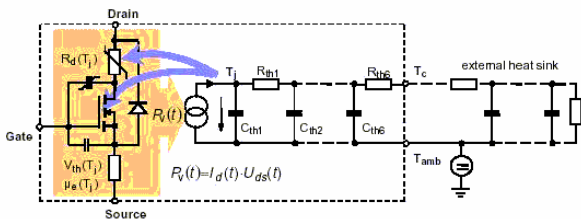
Keyword: finite resistance-capacitance method, temperature response, inside cylinder temperature, hollow cylindrical element

1. บทนำ

วิธีไฟในตรีซีสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์เป็นการคำนวณการถ่ายความร้อนในสภาวะแปรเปลี่ยน[6] โดยการแบ่งเนื้อวัสดุออกเป็นชั้นเล็กๆเป็นจำนวนมาก แต่ชั้นประกอบขึ้นด้วยตัวต้านทานการนำความร้อน 1 ตัว และตัวเก็บความร้อน 1 ตัว สำหรับการคำนวณบริเวณผิววัสดุที่มีการพาความร้อนโดยของไหลจะใช้ตัวต้านทานการพาความร้อน 1 ตัว แล้วใช้โปรแกรมคำนวณวงจรไฟฟ้าคำนวณแบบจำลองนี้

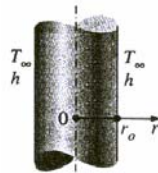
ในการแก้ปัญหาการถ่ายความร้อนในสภาวะแปรเปลี่ยนที่มีเพียงชั้นเดียวได้แสดงการคำนวณให้เห็นว่าวิธีการนี้สามารถนำไปใช้ได้[1] และเมื่อเพิ่มจำนวนชั้นมากขึ้นให้เป็นวิธีไฟในตรีซีสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์โดยนำมาประยุกต์ใช้กับการคำนวณหาอุณหภูมิในผนังที่เวลาผ่านไปจะทำให้ค่าที่ถูกต้องมากขึ้นเมื่อแบ่งจำนวนชั้นที่มากขึ้น [2]

จากนี้ยังมีการใช้วงจรทางไฟฟ้าคำนวณร่วมกับวงจรทางความร้อนเพื่อศึกษาผลของความร้อนที่มีต่อชิ้นส่วนอิเล็กทรอนิกส์ เนื่องจากการไหลของไฟฟ้ามีผลให้เกิดความร้อนในชิ้นส่วนอิเล็กทรอนิกส์และความร้อนที่เกิดขึ้นในชิ้นส่วนอิเล็กทรอนิกส์มีผลต่อการไหลของกระแสไฟฟ้าเช่นกัน[5]



รูปที่ 1 วงจรไฟฟ้าด้านซ้ายเป็นวงจรไฟฟ้าของ DMOS ส่วนด้านขวาเป็นวงจรไฟฟ้าของ Heat sink [5]

บทความนี้จะทำการสร้างแบบจำลองคณิตศาสตร์ในพิกัดทรงกระบอก(Cylindrical coordinate) โดยแบ่งวัสดุเป็นชั้นส่วนย่อยรูปทรงกระบอกกลวงและทรงกระบอกตันเป็นแกนกลางมาตรวจสอบความถูกต้องกับทฤษฎีการคำนวณอุณหภูมิภายในเนื้อวัสดุรูปทรงกระบอก ซึ่งน่าจะสามารถลดเวลาในการคำนวณและแบ่งจำนวนชั้นย่อยลงได้เป็นจำนวนมาก เมื่อเปรียบเทียบกับการใช้ชั้นส่วนย่อยแบบลูกบาศก์ในพิกัดแกนตั้งฉาก (Rectangular coordinate) ซึ่งจะเป็นประโยชน์ในการนำแบบจำลองนี้ไปใช้ในปัญหาที่ซับซ้อนยิ่งขึ้นต่อไป



รูปที่ 2 ทรงกระบอกที่พิจารณาจุ่มลงในของไหลที่มีอุณหภูมิต่ำกว่า [7]

2. การวิเคราะห์เชิงทฤษฎีการถ่ายเทความร้อน

ในที่นี้จะกล่าวถึงการคำนวณการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิภายในทรงกระบอกที่รัศมี r โดยทรงกระบอกมีรัศมี r0 ดังรูปที่ 2 ซึ่งมีความยาวมากเมื่อเทียบกับเส้นผ่าศูนย์กลางทรงกระบอก จะได้ว่าอุณหภูมิที่ระดับ

ความลึกเดียวกันจากผิวหน้ามีค่าเท่ากันตลอดเมื่อไม่พิจารณาบริเวณขอบวัสดุที่สัมผัสของไหลของด้านปลายทรงกระบอกทั้งสองด้าน

2.1 เงื่อนไขการคำนวณ

พิจารณาถึงความเป็นไปได้ที่อุณหภูมิในทรงกระบอกจะมีค่าไม่เท่ากัน หลังจากจุ่มลงในของไหลที่มีอุณหภูมิต่างจากผิวทรงกระบอกเมื่อเวลาผ่านไป เนื่องมาจากสาเหตุเหล่านี้คือ สภาพการนำความร้อนวัสดุมีค่าต่ำมาก, สัมประสิทธิ์การพาความร้อนผิววัสดุสูงมาก หรือทรงกระบอกมีขนาดใหญ่มาก ซึ่งความสัมพันธ์ของเงื่อนไข 3 ประการนี้แสดงเป็นค่า Biot number (Bi) ถ้าผลการคำนวณค่า Bi > 0.1 จะเป็นค่าที่ยอมรับว่าการกระจายอุณหภูมิมีความแตกต่างกัน > 5 % [7] ซึ่งจะเป็นเงื่อนไขบังคับให้ต้องคำนวณการกระจายอุณหภูมิภายในวัตถุ ถ้าต้องการคำนวณหาอัตราการถ่ายเทความร้อนให้ถูกต้องยิ่งขึ้น

$$Bi = \frac{hr_0}{k} \tag{1}$$

เมื่อ h - สัมประสิทธิ์การพาความร้อน (W/m².°C)

r0 - รัศมีทรงกระบอก (m)

k - สภาพการนำความร้อนวัสดุ (W/m.°C)

2.2 อุณหภูมิวัสดุที่เวลาใด ๆ

สมการที่ใช้หาค่าอุณหภูมิวัสดุที่เวลาใด ๆ เป็นดังนี้[3]

$$\frac{(T_{x,t} - T_{\infty})}{(T_i - T_{\infty})} = \sum_{n=1}^{\infty} C_n e^{-\xi_n^2 Fo} J_0(\xi_n \frac{r}{r_0}) \tag{2}$$

$$\theta^* = \sum_{n=1}^{\infty} C_n e^{-\xi_n^2 Fo} J_0(\xi_n r^*) \tag{3}$$

โดย

$$C_n = \frac{2}{\xi_n} \frac{J_1(\xi_n)}{J_0^2(\xi_n) + J_1^2(\xi_n)} \tag{4}$$

$$\xi_n \frac{J_1(\xi_n)}{J_0(\xi_n)} = Bi \tag{5}$$

$$Fo = \frac{kt}{\rho C_p r_0^2} = \frac{\alpha t}{r_0^2} \tag{6}$$

เมื่อ T_{x,t} - อุณหภูมิวัสดุที่ความลึกจากผิวหน้า x ณ เวลา t (°C)

T_∞ - อุณหภูมิของไหล (°C)

T_i - อุณหภูมิเริ่มต้นของวัสดุ (°C)

t - เวลาที่ผ่านไป (s)

α - ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่กระจายความร้อน (m²/s)

ρ - ความหนาแน่นของวัสดุ (kg/m³)

C_p - ความร้อนจำเพาะของวัสดุ (J/kg.°C)

สำหรับการคำนวณโดยประมาณ(Approximate solution) นั้น จะใช้ค่า n=1 เท่านั้น ซึ่งต้องตรวจสอบ Fourier number (Fo) ถ้าผลการคำนวณค่า Fo > 0.2 จะเป็นค่าที่ยอมรับว่าอุณหภูมิที่คำนวณได้ใช้เวลา

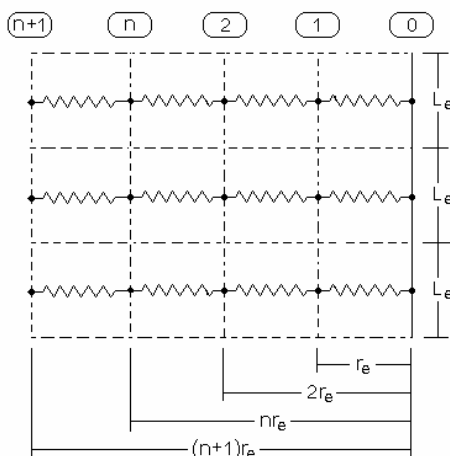
ต่าง ๆ มีความผิดพลาด < 2 % [7] แต่ถ้าค่า $Fo < 0.2$ ต้องเพิ่มอันดับ n ให้มากขึ้น เช่น $n = 1, 2$ หรือ $n = 1, 2, 3$ เป็นต้น

3. การวิเคราะห์แบบวิธีไฟไนต์รีซิสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์

โดยการแบ่งเนื้อวัสดุออกเป็นชั้นเล็ก ๆ รูปทรงกระบอกตันเป็นแกนกลางแล้วซ้อนด้วยทรงกระบอกกลวงจำนวนมาก ทรงกระบอกกลวงและตันแต่ละชั้นมีความยาว L_e เท่ากันหมดซึ่งผลที่ได้จะเรียงตัวกันเป็นชั้นความหนา L_e นั้นเอง เพื่อให้ง่ายต่อการคำนวณกำหนดให้รัศมีทรงกระบอกกลวงชั้นในสุดมีขนาดเท่ากับรัศมีทรงกระบอกตัน r_e และให้ความหนาทรงกระบอกกลวงทุกชั้นมีขนาด r_e เท่ากันหมด ซึ่งแต่ชั้นประกอบขึ้นด้วยตัวต้านทานการนำความร้อน 1 ตัว และตัวเก็บความร้อน 1 ตัว

3.1 ตัวต้านทานการนำความร้อนในเนื้อวัสดุ

เนื่องจากเป็นการวิเคราะห์ถ่ายเทความร้อนแบบ 1 มิติ ดังนั้นจะไม่มีการถ่ายเทความร้อนในแนวยาวจากต้นท่อมายังปลายท่อมของแต่ละชั้นย่อย เหลือแต่การถ่ายเทความร้อนในแนวรัศมี ค่าความต้านทานความร้อนในเนื้อวัสดุมีได้ 2 รูปแบบคือการนำความร้อนในแนวรัศมีทรงกระบอกกลวง และการนำความร้อนในแนวรัศมีทรงกระบอกตัน ดังรูปที่ 3



รูปที่ 3 การถ่ายเทความร้อนในเนื้อวัสดุระหว่างแต่ละชั้น

3.1.1 ความต้านทานความร้อนในเนื้อวัสดุแนวรัศมีทรงกระบอกกลวง

พิจารณาการถ่ายเทความร้อนระหว่างผิวทรงกระบอกแนวที่ $n+1$ และผิวทรงกระบอกแนวที่ n ในรอบเส้นประ เพื่อหาค่าความต้านทานความร้อน ได้ค่าดังนี้[4]

$$R_{HCCond, inside radial} = \frac{\ln(r_{n+1}/r_n)}{2\pi k L_e} = \frac{\ln[(n+1)/n]}{2\pi k L_e} \quad (7)$$

เมื่อ $R_{HCCond, inside radial}$ - ความต้านทานความร้อนในเนื้อวัสดุของทรงกระบอกกลวงในแนวรัศมี ($^{\circ}C/W$)

r_{n+1}, r_n - รัศมีด้านนอก และรัศมีด้านใน Element ชนิดทรงกระบอกกลวงที่ n

n - หมายเลขทรงกระบอกกลวง ดูรูปที่ 3

k - สภาพการนำความร้อน ($W/m \cdot ^{\circ}C$)

L_e - ความยาว Element (m)

3.1.2 ความต้านทานความร้อนในเนื้อวัสดุในแนวรัศมีทรงกระบอกตัน

พิจารณาการถ่ายเทความร้อนระหว่างผิวทรงกระบอกตันแนวที่ 1 และจุดศูนย์กลางทรงกระบอกตันแนวที่ 0 ของรูปที่ 3 เพื่อหาค่าความต้านทานความร้อน จะเห็นได้ว่าพื้นที่ผิวของจุดศูนย์กลางทรงกระบอกมีค่าเป็น 0 ดังนั้นจึงไม่สามารถใช้สูตรการนำความร้อนของทรงกระบอกกลวงได้ ด้วยเหตุนี้จึงกำหนดให้อุณหภูมิที่จุดศูนย์กลางของทรงกระบอกเท่ากับอุณหภูมิที่ผิว นั่นคือความต้านทานความร้อนมีค่าเท่ากับศูนย์ จึงได้ค่าดังนี้

$$R_{SCCond, inside radial} = 0 \quad (8)$$

เมื่อ $R_{SCCond, inside radial}$ - ความต้านทานความร้อนในเนื้อวัสดุของทรงกระบอกตันในแนวรัศมี ($^{\circ}C/W$)

3.2 ตัวเก็บความร้อน

ตัวเก็บความร้อนมีค่าเท่ากับความจุความร้อนของวัสดุ ดังนี้[1]

$$C_t = m C_p = \rho V C_p \quad (9)$$

เมื่อ C_t - ความจุความร้อน ($J/^{\circ}C$)

m - มวลวัสดุ (kg)

C_p - ความร้อนจำเพาะ ($J/kg \cdot ^{\circ}C$)

ρ - ความหนาแน่น (kg/m^3)

V - ปริมาตร (m^3)

ตัวเก็บความร้อนในเนื้อวัสดุมีได้ 2 แบบคือเนื้อทรงกระบอกตันและเนื้อวงแหวนทรงกระบอกกลวง แต่เนื่องจากการคำนวณนี้แบ่งออกเป็น Node ซึ่งเป็นรอยต่อระหว่างทรงกระบอก ดังนั้นจึงแยกตัวเก็บความร้อนออกเป็น 3 ประเภทคือผิวทรงกระบอกกลวงชั้นนอกสุด, รอยต่อทรงกระบอก และแกนกลางทรงกระบอกตัน

3.2.1 ตัวเก็บความร้อนที่ผิวทรงกระบอกกลวงชั้นนอกสุด

แบ่งเนื้อจำนวนครึ่งความหนาวงแหวนทรงกระบอกกลวงด้านนอกให้เป็นตัวเก็บความร้อนที่ผิวทรงกระบอกด้านนอกสุด โดยสมมุติให้ชั้นนอกสุดเป็นชั้นที่ n จะได้

$$V_{HC, edge} = \pi (r_n^2 - r_{n-1/2}^2) L_e = \pi r_e^2 L_e (n-1/4) \\ C_{HC, edge} = \rho \pi r_e^2 L_e C_p (n-1/4) \quad (10)$$

เมื่อ $C_{HC, edge}$ - ความจุความร้อนที่ผิวทรงกระบอกกลวงชั้นนอกสุด ($J/^{\circ}C$)

3.2.2 ตัวเก็บความร้อนที่รอยต่อทรงกระบอก

บริเวณรอยต่อทรงกระบอก ใช้เนื้อวงแหวนทรงกระบอกกลวงด้านในของชั้นที่ $n+1$ จำนวนครึ่งความหนา และใช้เนื้อวงแหวนทรงกระบอกกลวงด้านนอกของชั้นที่ n จำนวนครึ่งความหนาจะได้

$$V_{HC, inside} = \pi (r_{n+1/2}^2 - r_{n-1/2}^2) L_e = \pi r_e^2 L_e (2n) \\ C_{HC, inside} = \rho \pi r_e^2 L_e C_p (2n) \quad (11)$$

เมื่อ $C_{HC, inside}$ - ความจุความร้อนที่รอยต่อทรงกระบอก ($J/^{\circ}C$)

3.2.3 ตัวเก็บความร้อนที่แกนกลางทรงกระบอกตัน

เนื่องจากได้แบ่งเนื้อที่ผิวทรงกระบอกตันแล้วไปครึ่งหนึ่งให้กับรอยต่อที่ n=1 ดังนั้นจึงเหลือเนื้อสำหรับเก็บความร้อนเพียงครึ่งเดียวของรัศมีทรงกระบอกตัน

$$V_{SC, cen} = \pi \left[\frac{r_e}{2} \right]^2 L_e$$

$$C_{SC, cen} = \rho \pi r_e^2 L_e C_p (1/4) \quad (12)$$

เมื่อ $C_{SC, cen}$ - ความจุความร้อนที่แกนกลางทรงกระบอกตัน (J/°C)

3.3 ตัวต้านทานการพาความร้อน

ตัวต้านทานการพาความร้อนมีค่าดังนี้[4]

$$R_{Conv} = \frac{1}{h A_s} \quad (13)$$

เมื่อ R_{Conv} - ความต้านทานการพาความร้อน (°C/W)

h .. - สัมประสิทธิ์การพาความร้อน (W/m².°C)

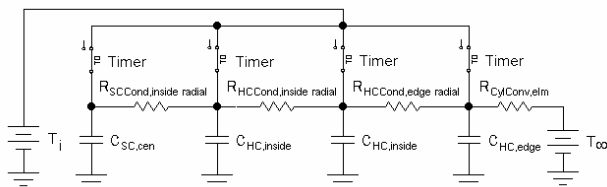
A_s - พื้นที่ผิววัสดุที่สัมผัสกับของไหล (m²)

$$A_s = 2\pi r_o L_e \quad m^2$$

แทนค่า A_s ในสมการ (13)

$$R_{CylConv, elm} = \frac{1}{h 2\pi r_o L_e} \quad (14)$$

เมื่อ $R_{CylConv, elm}$ - ความต้านทานการพาความร้อนที่ผิวทรงกระบอก Element (°C/W)



รูปที่ 4 แบบจำลองการถ่ายเทความร้อนประกอบด้วยทรงกระบอกตันเป็นแกนกลางและทรงกระบอกกลวง 2 ชั้น อยู่ในของไหล

4. การคำนวณเปรียบเทียบ

เมื่อกำหนดให้แท่งทรงกระบอกอลูมิเนียมมีรัศมี(r_o) 50 mm. และมีความสูงไม่จำกัด มีอุณหภูมิเริ่มต้น(T_i) 200 °C มีค่าสภาพการนำความร้อน(k) 237 W/m.°C, ความหนาแน่น(ρ) 2702 kg/m³ และความจุความร้อนจำเพาะ(C_p) 903 J/kg.°C ทำให้เย็นลงทันทีในของไหลอุณหภูมิ(T_{oo}) 50 °C ซึ่งมีค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อน(h) 500 W/m².°C

4.1 คำนวณด้วยทฤษฎีการถ่ายเทความร้อน

ซึ่งมีขั้นตอนการคำนวณดังนี้

1. ตรวจสอบค่า Biot number (Bi) จาก (1)

$$r_o (\text{รัศมีทรงกระบอก}) = 0.05 \quad m$$

$$Bi = 0.1054852320675$$

ค่า Bi มากกว่า 0.1 แสดงว่าอุณหภูมิที่กึ่งกลางเนื้อวัสดุแตกต่างจากบริเวณพื้นผิว

2. ตรวจสอบค่า Fourier number (Fo) จาก (6)

$$\alpha (\text{การแพร่กระจายความร้อน}) = 9.71348896228(10^{-5}) \quad m^2/s$$

$$Fo = 3.885395585(10^{-2})t$$

ดังนั้นจะสามารถคำนวณด้วย Approximate solution (n=1) ได้เมื่อ $Fo > 0.2$ ที่ $t > 5.14748101254 \quad s$

3. คำนวณค่าคงที่ ζ_n จากสมการ (5)

คำตอบสมการนี้ได้หลายค่า ค่าที่น้อยที่สุดคือ $n=1$ หรือ ζ_1 ค่า

มากที่สุดไปเป็น $n=2$ หรือ ζ_2

จากสมการ Trial & error จะได้ค่าเดียวคือ

$$\zeta_1 = 0.4533746319 \quad rad$$

4. คำนวณค่าคงที่ C จาก (4)

$$C_1 = 1.025893673$$

5. หาสมการการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิที่ตำแหน่งลึกจากผิวหน้า(x) 25 mm จาก (3)

$$r^* = 25/50 = 0.5$$

$$J_0(\zeta_1 r^*) = J_0(0.4533746319 \times 0.5) = 0.9871659888$$

$$\theta^* = 1.012727342 \text{Exp}(-7.986374555(10^{-3})t)$$

6. คำนวณการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิที่เวลาต่างๆ

ตารางที่ 1 อุณหภูมิที่ระยะลึกจากผิวหน้า 25 mm ตามทฤษฎี

เวลา(s)	θ^*	อุณหภูมิ(°C)
180	0.24053242	86.0798632
240	0.14895920	72.3438794
300	0.09224886	63.8373292
360	0.05712875	58.5693123
420	0.03537923	55.3068849
480	0.02190999	53.2864979

4.2 คำนวณด้วยวิธีวิธีชิสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์

สำหรับการคำนวณนี้ใช้โปรแกรมอิเล็กทรอนิกส์เวิร์คเบนด์คำนวณ แต่อย่างไรก็ตามสามารถใช้โปรแกรมสำเร็จรูปวิเคราะห์วงจรไฟฟ้าอื่นๆ คำนวณได้ ซึ่งมีขั้นตอนการคำนวณดังนี้

1. แบ่งแท่งอลูมิเนียมที่มีความยาวมากให้มีความยาวเพียง(L_e) 1 m. เป็นหลายๆท่อน แต่จะคำนวณเพียงท่อนเดียวเท่านั้น เนื่องจากมีคุณสมบัติเหมือนกันทุกท่อน

2. แบ่งทรงกระบอกในแนวรัศมีออกเป็น 16 ระดับความลึกเท่าๆกัน จากผิวหน้าถึงจุดศูนย์กลางทรงกระบอก ได้แกนกลางเป็นทรงกระบอกตัน 1 ชั้นและทรงกระบอกกลวงซ้อนกันจำนวน 15 ชั้น

3. คำนวณได้รัศมีทรงกระบอกตัน(r_o) 50/16=3.125 mm. การเพิ่มรัศมีวงแหวนคงที่ตลอดโดยมีความหนาทรงกระบอกกลวง($r_i=r_1=r_o$) 3.125 mm. ทุกชั้น

4. คำนวณรัศมีทรงกระบอกทุกๆชั้น จะได้

$$r_2 = r_1 + r_i = 2r_o = 6.25 \text{mm.},$$

$$r_3 = r_1 + 2r_i = 3r_o = 9.375 \text{mm.}, \dots,$$

$$r_{16} = r_1 + 15r_i = 16r_o = 50 \text{mm.}$$

5. การคำนวณหาค่าความต้านทานความร้อนในเนื้อวัสดุในแนว

รัศมีของแต่ละชั้นย่อย จาก(8) $R_{SCCond0-1, inside radial} = 0 \quad ^\circ C/W$ จาก(7)

CST001

เช่น $R_{HCCond1-2,inside\ radial}=4.654759498(10^{-4})\text{ }^{\circ}\text{C/W}$, $R_{HCCond15-16,inside\ radial}=4.334018843(10^{-5})\text{ }^{\circ}\text{C/W}$

6.คำนวณหาค่าความต้านทานการพาความร้อนจาก(14) จะได้

$$R_{CylConv,elm}=6.366197723(10^{-3})\text{ }^{\circ}\text{C/W}$$

7.คำนวณค่าตัวเก็บประจุของแต่ละชั้นย่อยที่ได้แบ่งไว้ จาก(12)

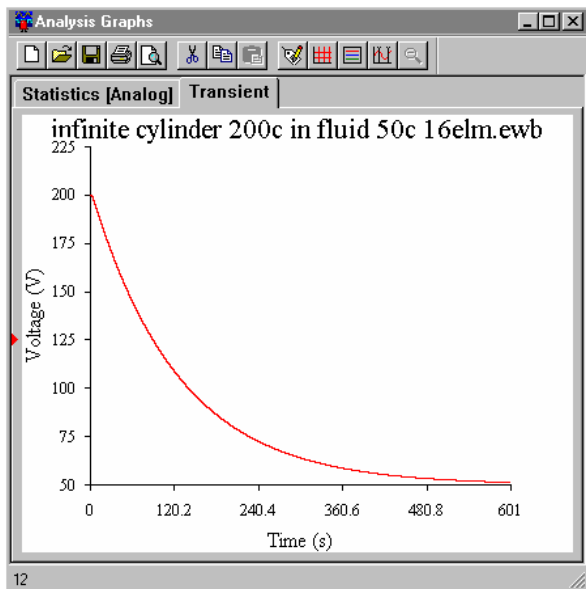
$$C_{SC0, cen}=18.71384464\text{ J}^{\circ}\text{C}\text{ จาก(11) เช่น }C_{HC1, inside}=149.7107571\text{ J}^{\circ}\text{C},$$

$$C_{HC15, inside}=2245.661357\text{ J}^{\circ}\text{C}\text{ จาก(10)}$$

$$C_{HC16, edge}=1178.972212\text{ J}^{\circ}\text{C}$$

8.เขียนตัวต้านทานและตัวเก็บประจุลงใน Work sheet ของโปรแกรมอิเล็กทรอนิกส์เวิร์คเบนด์ จากรูปที่ 4 ในรูปได้ใส่ตัว Timer switch 1 วินาทีไว้ เพื่อตั้งค่าสภาวะอุณหภูมิเริ่มต้น(T_i) หลังจาก 1 วินาทีแล้วการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิเนื้อวัสดุจะขึ้นอยู่กับอุณหภูมิของไหล(T_{∞})

9.ใช้โปรแกรมคำนวณการเปลี่ยนแปลงค่าความต่างศักย์ไฟฟ้า(V) โดยเลือกการวิเคราะห์แบบ Transient ซึ่งค่าที่ได้ก็คือการเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิ(T)เมื่อเวลาผ่านไปนั่นเอง โดยกำหนดจุดที่จะทำการเปลี่ยนแปลงอยู่ที่ความลึกจากผิวหน้า 25 mm คือที่รอยต่อระหว่างตัวต้านทานที่ 8 กับ 9 ($n=8$) ตั้งเวลาสิ้นสุดการวิเคราะห์ถึงวินาทีที่ 601 ในระหว่างการคำนวณโปรแกรมจะเขียนกราฟแสดงการการเปลี่ยนแปลงศักย์ไฟฟ้า(V)หรืออุณหภูมิ(T) แสดงดังรูปที่ 5



รูปที่ 5 ผลการคำนวณด้วยโปรแกรมอิเล็กทรอนิกส์เวิร์คเบนด์ จากเวลา 0 ถึง 601 วินาที

ซึ่งจะอ่านค่าอุณหภูมิจากกราฟได้ดังตารางที่ 2

ตารางที่ 2 อุณหภูมิที่ระยะลึกจากผิวหน้า 25 mm จากโปรแกรม

เวลา(s)	อุณหภูมิ($^{\circ}\text{C}$)
1+180	86.6515837
1+240	72.3981901
1+300	63.9140272
1+360	58.8235294
1+420	55.4298643
1+480	53.3936652

5. วิเคราะห์ผล

หาค่าความผิดพลาดที่แตกต่างจากทฤษฎี(%Error) โดยนำตารางที่ 2 มาหาค่าแตกต่างจากตารางที่ 1 ได้ค่าความผิดพลาดดังนี้ ตารางที่ 3 แสดงค่าความผิดพลาดของอุณหภูมิที่เวลาต่างๆ

เวลา(s)	Error(%)
180	0.664174475
240	0.075072902
300	0.120145863
360	0.434044895
420	0.222358157
480	0.201115168

จะเห็นได้ว่าเป็นค่าความผิดพลาดที่น้อยมาก สำหรับเวลาที่มากกว่า 601 s นั้น อุณหภูมิจะเข้าใกล้ T_{∞} มากยิ่งขึ้น

แต่อย่างไรก็ตามสูตรที่ใช้ในการคำนวณทางทฤษฎีเองก็เป็นการประมาณการเท่านั้นเนื่องจากไม่สามารถแก้สมการ Differential ได้โดยตรง จึงมีการใช้ Bessel function มาช่วยแก้สมการซึ่งผลลัพธ์ที่ได้เป็นค่าโดยประมาณเท่านั้น

6. สรุป

เมื่อกำหนดให้แท่งทรงกระบอกอลูมิเนียมมีรัศมี 50 mm. และมีความสูงไม่จำกัด มีอุณหภูมิเริ่มต้น 200°C มีค่าสภาพการนำความร้อน $237\text{ W/m}^{\circ}\text{C}$, ความหนาแน่น 2702 kg/m^3 และความความร้อนจำเพาะ $903\text{ J/kg}^{\circ}\text{C}$ ทำให้เย็นลงทันทีในของไหลอุณหภูมิ 50°C ซึ่งมีค่าสัมประสิทธิ์การพาความร้อน $500\text{ W/m}^2\text{ }^{\circ}\text{C}$ เมื่อกำหนดอุณหภูมิที่ระยะลึกจากผิวหน้า 25 mm. ด้วยโปรแกรมโดยให้เวลาผ่านไป 360 วินาที ปรากฏว่ามีความผิดพลาด 0.43 % จากทฤษฎี แต่อย่างไรก็ตามสูตรที่ใช้ในการคำนวณทางทฤษฎีเองก็เป็นการประมาณการเท่านั้นเนื่องจากไม่สามารถแก้สมการ Differential ได้โดยตรง

จากค่าความผิดพลาดแสดงให้เห็นว่าแบบจำลองคณิตศาสตร์ชิ้นส่วนทรงกระบอกที่มีตัวต้านทานและตัวเก็บประจุเป็นจำนวนมากนี้สามารถคำนวณโดยทฤษฎีวงจรไฟฟ้าที่ให้คำตอบที่น่าเชื่อถือได้ ซึ่งจะเป็นการง่ายในการใช้โปรแกรมสำเร็จรูปทางไฟฟ้าคำนวณปัญหาการถ่ายเทความร้อนในสภาวะแปรเปลี่ยนไปตามเวลาที่มีความซับซ้อนของเนื้อวัสดุต่อไป

เอกสารอ้างอิง

- [1] ประเสริฐ อินประเสริฐ, พ.ศ. 2547. การคำนวณผลการตอบสนองอุณหภูมิของวัตถุทรงกลมที่มีการกระจายอุณหภูมิในเนื้อสม่ำเสมอ ด้วยวิธีซีสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์, การประชุมวิชาการเครือข่ายวิศวกรรมเครื่องกลแห่งประเทศไทยครั้งที่ 18, หน้า 953-956
- [2] ประเสริฐ อินประเสริฐ, พ.ศ. 2548. การคำนวณผลการตอบสนองอุณหภูมิภายในผนังด้วยวิธีไฟไนต์ซีสแทนซ์-คาปาซิแทนซ์, การประชุมวิชาการเครือข่ายวิศวกรรมเครื่องกลแห่งประเทศไทยครั้งที่ 19, หน้า 1169-1173

The 20th Conference of Mechanical Engineering Network of Thailand
18-20 October 2006 , Mandarin Golden Valley Hotel & Resort Khao Yai , Nakhon Ratchasima

CST001

- [3] Frank P. Incropera, David P. DeWitt, 2002. Introduction to Heat Transfer, Fourth edition, Purdue University, U.S.A., John Wiley&Sons.Inc, pp 254-256,260,849
- [4] Frank W. Schmidt, Robert E. Henderson, Carl H. Wolgemuth, 1993. Introduction to Thermal Sciences, Second edition, The Pennsylvania State University, U.S.A., John Wiley&Sons.Inc, Singapor, pp 388,430
- [5] Martin Marz,Paul Nance, 2000. Thermal Modeling of Power-electronic Systems, Fraunhofer Institute for Integrated Circuit, http://www.iisb.fraunhofer.de/de/arb_geb/pub_les/02_00.pdf, (accessed on Oct 2005)
- [6] Satish P. Ketkar,Ph.D, 1999. Numerical thermal analysis, The MacNeal-Schwendler Corporation, U.S.A., ASME Press, New York, pp 59-70
- [7] Yunus A. Cengel, 1998. Heat Transfer a Practical Approach, University of Nevada. Reno, U.S.A., McGraw-Hill. Inc, pp 228-229,233-234,237