

Prazo

O relatório deve ser entregue impreterivelmente até as 24 h do dia 5 de junho de 2017.

Instruções para o relatório

O relatório deve conter:

1. A forma fraca do problema para um elemento genérico (e).
2. O modelo local de elementos finitos para os elementos linear e quadrático genéricos (para os problemas que envolvem viga, apresente o modelo só para o elemento de viga).
3. Os respectivos modelos globais de elementos finitos (linear e quadrático) para malha de 2 elementos com as condições de contorno impostas.
4. Implemente um código computacional para cada tipo de elemento em qualquer linguagem - anexe a sua listagem ao relatório - para processar a série de dados do seu problema. Comente-o para tornar mais fácil a leitura dele. A partir dos dados da malha, da geometria e das propriedades materiais, o código deve processá-los para obter as matrizes e demais vetores do modelo de elementos finitos, e deve impor as condições de contorno, montar e resolver o sistema de equações algébricas e apresentar os resultados.
5. Compare graficamente a solução de elementos finitos de cada tipo de elemento com a solução exata do problema. Para cada tipo de problema obtenha soluções com malhas de 2, 4, 8, 16 e 32 elementos (em alguns problemas essa sequência deve ser adaptada, mas obedecendo sempre a progressão geométrica de razão 2).
6. Implemente no código computacional a obtenção do erro nas normas L^2 e da energia.
7. Obtenha o erro em ambas as normas para as malhas empregadas no Item 5 e, para cada tipo de elemento, plote num gráfico $\log \times \log$ as normas do erro na ordenada e o número de graus de liberdade na abcissa.
8. Comente os resultados obtidos no gráfico à luz da teoria de predição de erro do MEF.
9. O relatório deve ser apresentado impresso em folha A4 e não deve exceder 8 páginas, excluída a listagem do código.

Problemas sorteados

Problema 1: A seguinte equação diferencial aparece na modelagem matemática do problema de condução de calor em regime permanente numa barra termicamente isolada:

$$-\frac{d}{dx} \left(k \frac{d}{dx} T \right) = q, \quad 0 < x < L$$

$$T(0) = T_0, \quad \left[k \frac{d}{dx} T + \beta(T - T_\infty) + \hat{q} \right] \Big|_{x=L} = 0$$

onde T é a temperatura, k é a condutividade térmica e q é a geração de calor. Considere que $q = 5000 \text{ W.m}^{-3}$, $\hat{q} = 0$, $L = 0,1 \text{ m}$, $k = 0,01 \text{ W.m}^{-1}.\text{°C}^{-1}$, $\beta = 25 \text{ W.m}^{-2}.\text{°C}^{-1}$, $T_0 = 50 \text{ °C}$ e $T_\infty = 5 \text{ °C}$. Determine a distribuição de temperatura ao longo da barra. A solução exata é:

$$-\frac{q x^2}{2k} + \frac{qL(2k + \beta L) + 2\beta k(T_\infty - T_0)}{2k(k + \beta L)} x + T_0$$

Problema 2: Considere a condução de calor em regime permanente num fio elétrico de seção circular que dissipa energia por efeito joule. Seja R_0 o raio da seção do fio, K_e a sua condutividade elétrica e I a corrente elétrica por

unidade de área que ele conduz. A taxa de geração de calor por unidade de volume é dada por $q_e = I^2/K_e$. Despreze qualquer variação da condutividade térmica e elétrica do fio. As equações governantes do problema são:

$$-\frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left(rk \frac{dT}{dr} \right) = q_e, \quad 0 < r < R_0$$

$$\left(kr \frac{dT}{dr} \right) \Big|_{r=0} = 0, \quad T(R_0) = T_0$$

Determine a distribuição de temperatura ao longo do raio do fio e o fluxo de calor $Q = -2\pi R_0 L k (dT/dr)|_{R_0}$ utilizando (i) o campo de temperatura e (ii) as equações de balanço. Para comparação, a distribuição radial exata de temperatura é:

$$T(r) = T_0 + \frac{q_e R_0^2}{4k} \left[1 - \left(\frac{r}{R_0} \right)^2 \right]$$

Dados para o fio: $R_0 = 5,0 \text{ mm}$, $k = 391 \text{ W} \cdot \text{m}^{-1} \cdot \text{°C}^{-1}$, $K_e = 0,00133 \text{ } \Omega \cdot \text{m}^{-1}$ e $I = 26000 \text{ A} \cdot \text{m}^{-2}$. Considere $T_0 = 60 \text{ °C}$.

Problema 3: Determine a distribuição de temperatura em regime permanente na aleta mostrada na Figura 1. Considere que a largura da aleta é $l = 500 \text{ mm}$, a temperatura na raiz da aleta $T_0 = 250 \text{ °C}$, a condutividade térmica $k = 2,4 \text{ W} \cdot \text{m}^{-1} \cdot \text{°C}^{-1}$, o coeficiente de convecção térmica $\beta = 26 \text{ W} \cdot \text{m}^{-2} \cdot \text{°C}^{-1}$ e a temperatura ambiente $T_\infty = 75 \text{ °C}$. A equação que rege a distribuição de temperatura em regime permanente é:

$$-\frac{d}{dx} \left(kA \frac{dT}{dx} \right) + \beta P T = \beta P T_\infty, \quad 0 < x < L$$

onde A e P são respectivamente a área e o perímetro da seção transversal. A extremidade esquerda da aleta troca calor com o meio por convecção natural, ou seja, tem-se aí a condição de Robin:

$$\left(-k \frac{dT}{dx} T + \beta (T - T_\infty) \right) \Big|_{x=0} = 0$$

A solução analítica do problema é:

$$T = T_\infty + (T_0 - T_\infty) \frac{\beta \sinh(ax) + ka \cosh(ax)}{\beta \sinh(al) + ka \cosh(al)}$$

onde $a = \sqrt{\frac{\beta P}{kA}}$, $l = 75 \text{ mm}$ é a altura da aleta, $b = 6 \text{ mm}$ sua base e $L = 500 \text{ mm}$ sua largura.

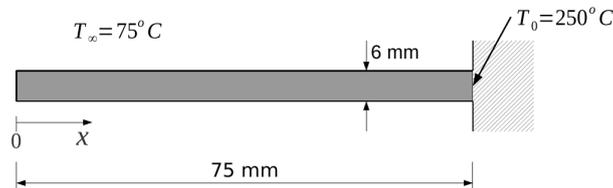


Figura 1: Problema 3.

Problema 4: Considere um elemento de combustível nuclear esférico, consistindo de uma esfera de material físsil envolto por uma casca esférica de alumínio como mostrado na Figura 2. A fissão nuclear é uma fonte de energia térmica que varia não uniformemente do centro para a periferia. Deseja-se determinar a distribuição de temperatura no elemento de combustível nuclear e no revestimento de alumínio.

As equações governantes para as duas regiões são as mesmas, com exceção da ausência de fonte de calor no revestimento aluminizado. As equações são:

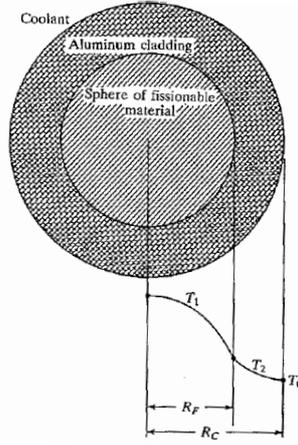


Figura 2: Problema 4.

$$-\frac{1}{r^2} \frac{d}{dr} \left(r^2 k_1 \frac{d}{dr} T_1 \right) = q, \quad 0 < r < R_F$$

$$-\frac{1}{r^2} \frac{d}{dr} \left(r^2 k_2 \frac{d}{dr} T_2 \right) = 0, \quad R_F < r < R_C$$

onde os subscritos 1 e 2 referem-se ao elemento de combustível nuclear e o revestimento, respectivamente. A geração de calor por unidade de volume na esfera de combustível é da forma:

$$q = q_0 \left[1 + c \left(\frac{r}{R_F} \right)^2 \right]$$

onde q_0 e c são constantes dependentes do material nuclear. As condições de contorno são:

$$\left(k_1 r^2 \frac{d}{dr} T_1 \right) \Big|_{r=0} = 0$$

$$T_1|_{r=R_F} = T_2|_{r=R_F}, \quad T_2|_{r=R_C} = T_0$$

A solução exata é:

$$T_1 = T_0 + \frac{q_0 R_F^2}{6k_1} \left\{ \left[1 - \left(\frac{r}{R_F} \right)^2 \right] + \frac{3}{10} c \left[1 - \left(\frac{r}{R_F} \right)^4 \right] \right\} + \frac{q_0 R_F^2}{3k_2} \left(1 + \frac{3}{5} c \right) \left(1 - \frac{R_F}{R_C} \right)$$

$$T_2 = T_0 + \frac{q_0 R_F^2}{3k_2} \left(1 + \frac{3}{5} c \right) \left(\frac{R_F}{r} - \frac{R_F}{R_C} \right)$$

Considere que $T_0 = 200$ °C, $R_C = 5,0$ mm, $R_F = 3,0$ mm, $k_1 = 2,10$ W·m⁻¹·°C⁻¹, $k_2 = 250$ W·m⁻¹·°C⁻¹, $q_0 = 1,91 \cdot 10^8$ W·m⁻³ e $c = 0,0312$.

Problema 5: Considere o escoamento de fluido viscoso sobre um plano inclinado, como mostrado na Figura 3. A equação do movimento ao longo da coordenada z para o escoamento do fluido em regime permanente laminar é dada por:

$$-\mu \frac{d^2}{dx^2} w = \rho g \cos \beta \quad 0 < x < L$$

onde w é a componente da velocidade na direção z , μ é a viscosidade do fluido, ρ é a sua densidade, g é a aceleração da gravidade e β é o ângulo entre o plano inclinado e a vertical. As condições de contorno associadas ao problema são tensão de cisalhamento nula em $x = 0$ e velocidade nula em $x = L$:

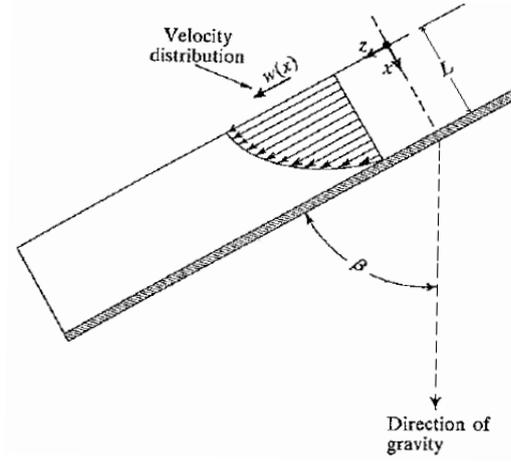


Figura 3: Problema 5.

$$\left(\mu \frac{d}{dx} w \right) \Big|_{x=0} = 0, \quad w(L) = 0$$

A solução exata do problema é:

$$w = \frac{\rho g L^2 \cos \beta}{2\mu} \left[1 - \left(\frac{x}{L} \right)^2 \right]$$

Determine a distribuição de velocidade do fluido ao longo da direção z e avalie a tensão de cisalhamento na parede, empregando (i) a distribuição de velocidade e (ii) as equações de equilíbrio, e compare com o valor exato.

Considere que $L = 10 \text{ mm}$. $\beta = 15^\circ$, $\mu = 1,000 \cdot 10^{-3} \text{ N}\cdot\text{s}\cdot\text{m}^{-2}$, $\rho = 1000 \text{ kg}\cdot\text{m}^{-3}$ e $g = 9,81 \text{ m}\cdot\text{s}^{-2}$.

Problema 6: Considere o escoamento em regime permanente de um fluido viscoso ao longo de um tubo cilíndrico suficientemente longo de raio R_0 . A equação governante é:

$$-\frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left(\mu r \frac{d}{dr} w \right) = f_0, \quad 0 < r < R_0$$

onde w é a velocidade na direção axial, μ é a viscosidade e f_0 é o gradiente de pressão. As condições de contorno são:

$$\left(r \mu \frac{d}{dr} w \right) \Big|_{r=0} = 0, \quad w(R_0) = 0$$

Explore a simetria do problema e determine a distribuição da velocidade na seção transversal do tubo. A solução exata é:

$$w = \frac{f_0 R_0^2}{4\mu} \left[1 - \left(\frac{r}{R_0} \right)^2 \right] \quad (6)$$

Considere que $R_0 = 45 \text{ mm}$, $\mu = 2,510 \cdot 10^{-2} \text{ N}\cdot\text{s}\cdot\text{m}^{-2}$ e $f_0 = 8,89 \cdot 10^3 \text{ Pa}\cdot\text{m}^{-1}$.

Problema 7: Considere o escoamento laminar em regime permanente de dois fluidos incompressíveis e imiscíveis entre duas placas paralelas fixas sob a influência de um gradiente de pressão na direção x . O escoamento é ajustado de forma que o fluido I , mais denso e mais viscoso, ocupa a parte inferior e o fluido II , menos denso e menos viscoso, a parte superior, conforme mostra Figura 4. Deseja-se obter as distribuições de velocidade horizontal u_1 e u_2 em cada região.

A equação governante para cada fluido é:

$$\begin{aligned} -\mu_1 \frac{d^2}{dy^2} u_1 &= f_0, & -b < y < 0 \\ -\mu_2 \frac{d^2}{dy^2} u_2 &= f_0, & 0 < y < +b \end{aligned}$$

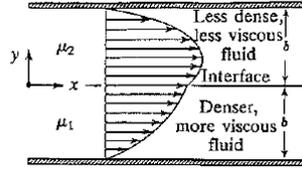


Figura 4: Problema 7.

onde f_0 é o gradiente de pressão na direção x . As condições de contorno são:

$$u_1(-b) = u_2(+b) = 0, \quad u_1(0) = u_2(0)$$

A solução exata é:

$$u_i = \frac{f_0 b^2}{2\mu_i} \left[\frac{2\mu_i}{\mu_1 + \mu_2} + \frac{\mu_1 - \mu_2}{\mu_1 + \mu_2} \frac{y}{b} - \left(\frac{y}{b} \right)^2 \right], \quad (i = 1, 2)$$

Considere que $b = 25$ mm, $\mu_1 = 1,000 \cdot 10^{-2}$ N·s·m⁻², $\mu_2 = 2,510 \cdot 10^{-2}$ N·s·m⁻² e $f_0 = 7,51 \cdot 10^3$ Pa·m⁻¹.

Problema 8: A equação governante da deformação axial de uma barra sob a ação da força distribuída f é:

$$-\frac{d}{dx} \left(EA \frac{d}{dx} u \right) = f, \quad 0 < x < L$$

onde E é o módulo de elasticidade e A é a área da seção transversal. Determine o deslocamento axial ao longo de uma barra de comprimento $L = 0,700$ m, fixa à esquerda e à direita, submetida a uma força uniformemente distribuída $f = 500$ kN·m⁻¹. A área da seção transversal A varia linearmente conforme a expressão $A_0 + A_1 x$. Dados $A_0 = A_1 = 4,0 \cdot 10^{-3}$ [SI] e $E = 207 \cdot 10^{11}$ Pa. A solução exata é:

$$u = \frac{f}{EA_1} \left(\frac{\ln\left(1 + \frac{A_1}{A_0} x\right)}{\ln\left(1 + \frac{A_1}{A_0} L\right)} L - x \right)$$

Problema 9: Determine o deslocamento axial ao longo da barra de seção não uniforme e de materiais distintos fixamente apoiada à esquerda e submetida a uma mola de constante elástica k à direita, conforme indicado na Figura 5, quando a força $2P = 900$ kN e uma força linearmente distribuída no primeiro trecho à esquerda $p_0 x$ são aplicadas. Os dados, exceto $p_0 = 3500$ [kN·m⁻²], encontram-se indicados na Figura 5. A condição de contorno à direita é:

$$EA \frac{d}{dx} u + ku = 0$$

A solução exata é:

$$\begin{aligned} & \frac{x}{9\rho k L(7\rho + 8)} \left(\frac{1}{294} p_0 L^2 \left(16(63\rho + 64) - 147(7\rho + 8) \frac{x^2}{L^2} \right) - 2P(21\rho + 20) \right), \quad 0 \leq x < \frac{4}{7} L \\ & \frac{8}{63\rho k(7\rho + 8)} \left(\frac{8}{147} p_0 L^2 - P \right) \left(21\rho + 36 - 28 \frac{x}{L} \right), \quad \frac{4}{7} L \leq x < \frac{6}{7} L \\ & \frac{8}{3\rho k(7\rho + 8)} \left(\frac{8}{147} p_0 L^2 - P \right) \left(\rho + 4 - 4 \frac{x}{L} \right), \quad \frac{6}{7} L \leq x < L \end{aligned}$$

onde $\rho = \frac{E_{\text{aço}} A}{kL}$, A é área da seção transversal no trecho de maior diâmetro e L é o comprimento total.

Problema 10: Considere a viga de aço carregada e apoiada conforme a Figura 6. Determine a deflexão v , a força cortante V e o momento fletor M ao longo da viga. Explore a simetria da viga. O módulo de elasticidade do aço é $E = 207 \cdot 10^{11}$ Pa. Os demais dados encontram-se na própria figura. A equação que rege a deflexão de uma viga é:

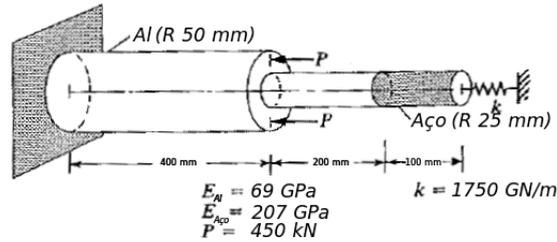


Figura 5: Problema 9.

$$\frac{d^2}{dx^2} \left(EI \frac{d^2}{dx^2} v \right) = f, \quad 0 < x < L$$

A solução exata é:

$$\begin{aligned} & \frac{f_0 L^3 x}{1000 EI_1} \left(6 + 27 \frac{I_1}{I_2} - 50 \frac{x^2}{L^2} \right), \quad 0 \leq x < \frac{L}{5} \\ & \frac{f_0 L^4}{15000 EI_2} \left(11 - 12 \frac{I_2}{I_1} - 475 \frac{x}{L} - 150 \frac{x^2}{L^2} + 1250 \frac{x^3}{L^3} - 625 \frac{x^4}{L^4} \right), \quad \frac{L}{5} \leq x < \frac{4}{5} L \\ & - \frac{f_0 L^4}{1000 EI_1} \left(44 - 27 \frac{I_2}{I_1} \left(1 - \frac{x}{L} \right) - 144 \frac{x}{L} + 150 \frac{x^2}{L^2} - 50 \frac{x^3}{L^3} \right), \quad \frac{4}{5} \leq x < L \end{aligned}$$

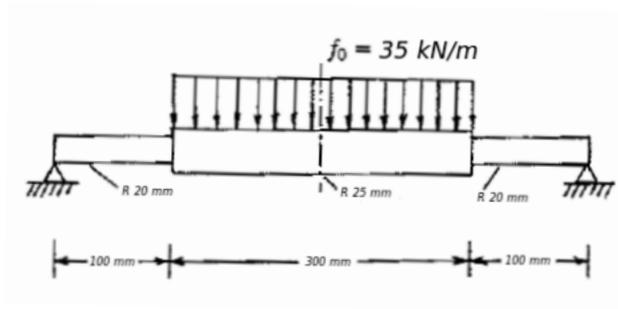


Figura 6: Problema 10.

Problema 11: Determine a distribuição de temperatura em regime permanente na aleta mostrada na Figura 1. Considere que a largura da aleta é $l = 500$ mm, a temperatura na raiz da aleta $T_0 = 250$ °C, a condutividade térmica $k = 2,4$ W. m⁻¹.° C⁻¹, o coeficiente de convecção térmica $\beta = 26$ W. m⁻².° C⁻¹ e a temperatura ambiente $T_\infty = 75$ °C. A equação que rege a distribuição de temperatura em regime permanente é:

$$-\frac{d}{dx} \left(kA \frac{dT}{dx} \right) + P\beta T = P\beta T_\infty, \quad 0 < x < L$$

onde A e P são respectivamente a área e o perímetro da seção transversal.

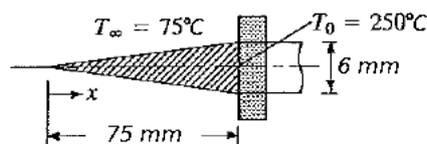


Figura 7: Problema 11.