Aluno: Raphael Henrique Braga Leivas Matrícula: 2020028101 Professor Responsável: Márcio Ziviani

Código fonte LaTeX desse arquivo pode ser visto em meu GitHub pessoal: https://github.com/RaphaelLeivas/latex/tree/main/TermoComp

1 Problema

Precisamos criar um algoritmo para determinar a temperatura de equilíbrio da superfície da face esquerda T_e de uma placa vertical. Temos as seguintes informações dadas:

• Condutividade térmica da placa: $k=2,5~\mathrm{W/m^2K}$

• Comprimento: W = 5,0 m

• Altura: H = 2,0 m

• Espessura: $L=0,25~\mathrm{m}$

• Velocidade do ar ambiente na face esquerda: $u_{\infty}=3~\mathrm{m/s}$

• Temperatura do ar ambiente na face esquerda: $T_{\infty} = 300 \; \mathrm{K}$

 \bullet Fluxo de calor prescrito sobre a face esquerda: $q_p^{''}=750~\mathrm{W/m^2}$

• Temperatura da face direita: $T_d = 350 \text{ K}$

2 Solução

Nota: O código completo desenvolvido na solução pode ser visto no final desse arquivo, em Anexo.

De posse dessas informações, fazemos um desenho esquemático do problema, exibido na Figura 2.1. Como mostra a Figura 2.1, traçamos uma superfície de controle na face esquerda. Aplicando a primeira lei da termodinâmica sobre essa superfície, temos

$$\dot{E}_{in} + \dot{E}_g - \dot{E}_{out} = \dot{E}_{st} \tag{2.1}$$

Como temos uma superfície de controle, não há energia armazenada e nem energia gerada. Além disso, no modelo da Figura 2.1, repare que todos os fluxos de calor estão entrando na superfície, de tal maneira que $\dot{E}_{out}=0$. Assim, (2.1) se reduz a

$$\dot{E}_{in} = 0 \tag{2.2}$$

Expandindo o termo $\stackrel{\cdot}{E}_{in}$

$$q_p'' + q_c'' + q_k'' = 0$$

$$q_p'' + h_c \left(T_\infty - T_e \right) + \frac{k}{L} \left(T_d - T_e \right) = 0$$

Isolando o coeficiente convectivo h_c , temos

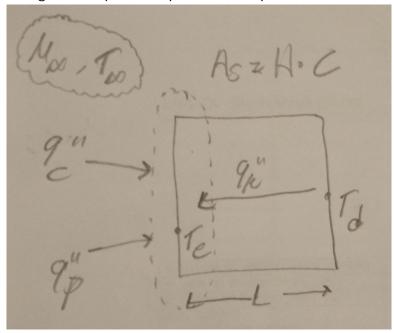


Figura 2.1: Diagrama do problema posto, com superfície de controle destacada.

Fonte: elaboração própria.

$$h_c (T_{\infty} - T_e) = -q_p'' - \frac{k}{L} (T_d - T_e)$$

$$h_c = -\frac{q_p'' + \frac{k}{L} (T_d - T_e)}{T_{\infty} - T_e}$$
(2.3)

Como a velocidade do ar ambiente na face da placa é $u_{\infty}=3~\mathrm{m/s}$, temos que isso equivale a $10.8~\mathrm{km/h}$. Para ter uma noção do quão rápido essa velocidade é, usamos a Tabela 2.1.

Nº de Beaufort	Descrição	Velocidade do vento
		(km/h)
0	Calmo	< 1.6
1	Ar leve	1.6 a 4.8
2	Brisa leve	6.4 a 11.2

Tabela 2.1: Relação entre a velocidade do vento e seu efeito.

Fonte: Traduzido de National Oceanic and Atmospheric Administation (NOAA). Disponível em: https://www.weather.gov/pqr/wind.

Assim, segundo a Tabela 2.1, temos que $u_{\infty}=10,8~\mathrm{km/h}$ equivale a apenas uma brisa leve, e portanto podemos considerar a convecção como natural. Nota: tentamos considerar a convecção como forçada, mas encontramos erros, conforme elaborado na seção 3.

Uma vez feita a análise inicial do problema, agora criamos um código em linguagem R para calcular iterativamente a temperatura da face esquerda até ela convergir para para a temperatura de equilíbrio. O primeiro passo é adicionar os dados do problema no código

dados do problema

k < -2.5

W <- 5

H <- 2

```
L <- 0.25
u_inf <- 3
T_inf <- 300
q_pres <- 750
T_d <- 350
```

Em seguida, definimos a tabela com as propriedades termofísicas do ar conforme o livro do Incropera. A primeira coluna da variável Properties_Table representa a temperatura do fluido, e as demais colunas representam respectivamente as propriedades termofísicas de massa específica ρ , viscosidade dinâmica μ , viscosidade cinética v, condutividade térmica do fluido k_f e número de Prandtl Pr.

```
Properties_Table = matrix(
      100, 3.5562, 71.1 * 10^-7, 2.00 * 10^-6, 9.34 * 10^-3, 0.786,
      150, 2.3364, 103.4 * <math>10^{-7}, 4.426 * <math>10^{-6}, 13.8 * <math>10^{-3}, 0.758,
      200, 1.7458, 132.5 * 10^{-7}, 7.590 * 10^{-6}, 18.1 * 10^{-3}, 0.737,
      250, 1.3947, 159.6 * <math>10^{-7}, 11.44 * <math>10^{-6}, 22.3 * <math>10^{-3}, 0.720,
      300, 1.1614, 184.6 * 10^-7, 15.89 * 10^-6, 26.3 * 10^-3, 0.707,
      350, 0.9950, 208.2 * 10^-7, 20.92 * 10^-6, 30.0 * 10^-3, 0.700,
      400, 0.8711, 230.1 * 10^-7, 26.41 * 10^-6, 33.8 * 10^-3, 0.690,
      450, 0.7740, 250.7 * 10^{-7}, 32.39 * 10^{-6}, 37.3 * 10^{-3}, 0.686,
      500, 0.6964, 270.1 * 10^-7, 38.79 * 10^-6, 40.7 * 10^-3, 0.684,
      550, 0.6329, 288.4 * 10^-7, 45.57 * 10^-6, 43.9 * 10^-3, 0.683,
     600, 0.5804, 305.8 * 10^-7, 52.69 * 10^-6, 46.9 * 10^-3, 0.685
    ),
    ncol = 6,
    byrow = TRUE
)
colnames(Properties_Table) <- c('Tf', 'rho', 'mu', 'v', 'kf', 'Pr')</pre>
rownames(Properties_Table) <- seq(1, nrow(Properties_Table), 1)</pre>
Properties_Table <- as.table(Properties_Table)</pre>
```

Agora definimos uma variável max_iterations que limita o número máximo de iterações para que T_e converja, a fim de evitar loops infinitos em tempo de compilação. Além disso, definimos o valor inicial ("chute") para T_e , e o adicionamos em uma lista que salva os valores calculados de T_e em cada iteração. Consideramos o valor inicial de T_e como a temperatura ambiente $T_e = 25~{\rm ^{\circ}C} = 298~{\rm K}$.

```
max_iterations <- 100
T_e_calculated <- 298 # chute inicial: Te = 298K (ambiente)
T_e_list <- c(T_e_calculated)</pre>
```

Agora definimos um loop for, em que cada iteração se calcula um valor de T_e até que ele converja.

```
for (i in 1:max_iterations) {
}
```

Dentro de cada iteração do loop, inicializamos uma variável T_f , que é a temperatura do fluido em que olharemos na tabela, definida por

$$T_f = \frac{T_e + T_\infty}{2} \tag{2.4}$$

No código, (2.4) é executada por

```
Tf <- (T_e_calculated + T_inf) / 2
```

O próximo passo é percorrer a tabela das propriedades termofísicas, identificando as temperaturas

 $T_{f_{min}}$ e $T_{f_{max}}$ entre as quais a temperatura T_f se encontra, isto é, a faixa $T_{f_{min}} \leq T_f \leq T_{f_{max}}$.

```
# iniciais
Tf_min <- Properties_Table[1, 'Tf']</pre>
Tf_min_index <- 1
Tf_max <- Properties_Table[nrow(Properties_Table), 'Tf']</pre>
Tf_max_index <- nrow(Properties_Table)</pre>
# procura na tabela alguem com esse valor de Tf
for (j in 1:nrow(Properties_Table)) {
  if (Properties_Table[j, 'Tf'] <= Tf) {</pre>
   Tf_min <- Properties_Table[j, 'Tf']</pre>
   Tf_min_index <- j
  }
  if (Properties_Table[j, 'Tf'] > Tf) {
    Tf_max <- Properties_Table[j, 'Tf']</pre>
   Tf_max_index <- j
   break
  }
}
```

Isso deve ser feito pois T_f pode não coincidir exatamente com os valores tabelados. Assim, usamos a variável interpolation_ratio para realizar a interpolação dos valores das propriedades, dependendo do quão próximo T_f está de $T_{f_{min}}$ ou $T_{f_{max}}$.

```
interpolation_ratio <- (Tf - Tf_min) / (Tf_max - Tf_min)</pre>
```

Com a razão de interpolação, calculamos as propriedades termofísicas necessárias através de interpolação com os dados da tabela.

```
rho_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'rho']
rho_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'rho']
rho <- rho_min + (rho_max - rho_min) * interpolation_ratio

mu_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'mu']
mu_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'mu']
mu <- mu_min + (mu_max - mu_min) * interpolation_ratio

v_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'v']
v_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'v']
v <- v_min + (v_max - v_min) * interpolation_ratio

kf_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'kf']
kf_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'kf']
kf <- kf_min + (kf_max - kf_min) * interpolation_ratio

Pr_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'Pr']
Pr_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'Pr']</pre>
```

Com as propriedades termofísicas calculadas, agora calculamos os coeficientes adimensionais

```
Re_critical <- 50000  
Re <- u_inf * L * rho / mu  
Gr <- 9.81 * (1/Tf) * (abs(T_e_calculated - T_inf) * L^3) / (v^2)  
Ra <- Gr * Pr
```

```
Nu \leftarrow (0.825 + (0.387 * Ra^{(1/6)}) / (1 + (0.492/Pr)^{(9/16)})^{(8/27)}^{2}
```

Note que, para o cálculo do Número de Nusselt, usamos a expressão (2.5), que é a mesma para escoamentos laminar e turbulento em uma placa plana vertical.

$$Nu = \left\{0,825 + \frac{0,387Ra^{1/6}}{\left[1 + (0,492/Pr)^{9/16}\right]^{8/27}}\right\}^{2}$$
 (2.5)

Encontramos o coeficiente convectivo h_c através de

$$h_c = \frac{Nu \cdot K_f}{L} \tag{2.6}$$

No código,

$$hc \leftarrow Nu * kf / L$$

Com h_c calculado, encontramos a temperatura da face esquerda através da expressão (2.3), isolando T_e , obtendo

$$h_c T_{\infty} - h_c T_e = -q_p'' - \frac{k}{L} T_d + \frac{k}{L} T_e$$

$$-T_e \left(h_c + \frac{k}{L} \right) = -h_c T_{\infty} - q_p'' - \frac{k}{L} T_d$$

$$T_e = \frac{h_c T_{\infty} + q_p'' + \frac{k}{L} T_d}{h_c + \frac{k}{L}}$$
(2.7)

No código, calculamos T_e através de (2.7) e o inserimos na lista de T_e calculados

```
 T_e\_calculated \leftarrow ((k/L) * T_d + q\_pres + T_inf * hc) / (hc + (k/L)) \\ T_e\_list \leftarrow append(T_e\_list, T_e\_calculated)
```

Ao final da iteração, verificamos se o valor calculado está dentro da tolerância de 0,1% definida. Caso esteja dentro dessa tolerância, já está convergindo e deve sair do loop com o break. Caso contrário, continua para a próxima iteração do loop, com next.

```
tolerance <- 0.001 # 0.1%
if (abs(T_e_list[i + 1] - T_e_list[i]) < tolerance * T_e_list[i]) {
   break
} else {
   next
}</pre>
```

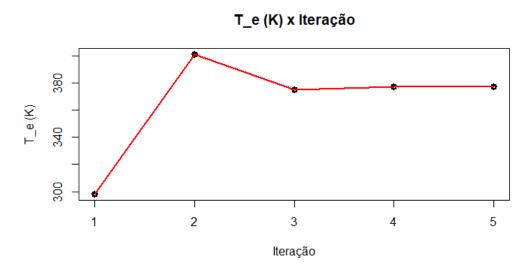
Finalmente, ao final das iterações do loop, plotamos os valores de T_e armazenados na lista, para que possamos visualizar a convergência.

```
plot(
    T_e_list,
    main = "T_e (K) x Iteracao",
    xlab = "Iteracao",
    ylab = "T_e (K)",
    col = "black",
    lwd = 3
)
lines(T_e_list, col = "red", lwd = 2, lty = 1)
```

O gráfico plotado pelo software está exibido na Figura 2.2. A temperatura de equilíbrio para a superfície esquerda calculada pelo software foi de

$$T_e = 377, 19 \text{ K}$$

Figura 2.2: Evolução da temperatura T_e calculada pelo software a cada iteração do loop.

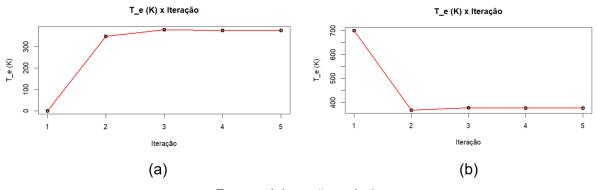


Fonte: elaboração própria.

3 Análise e Discussão dos Resultados

A robustez da solução pode ser verificada alterando o valor do "chute" inicial. Para valores iniciais de T_e extremos de $T_{einicial}=0~{\rm K}$ e $T_{einicial}=700~{\rm K}$, obtemos temperaturas de equilíbrio respectivamente de $T_e=377,23~{\rm K}$ e $T_e=377,21~{\rm K}$, comprovando que o valor de convergência do software não depende do chute inicial. As Figuras 3.1 (a) e (b) exibem respectivamente a convergência para cada valor extremo de T_e inicial usado.

Figura 3.1: Evolução da temperatura T_e calculada pelo software a cada iteração do loop, para T_e inicial (a) $0~{
m K}$ e (b) $700~{
m K}$.



Fonte: elaboração própria.

Por fim, gostaríamos de elaborar um pouco mais sobre a decisão de considerar a convecção como natural, e não como forçada, apesar do ar sobre a placa possuir velocidade de $u_{\infty}=10,8~{\rm km/h}$. Se considerarmos a convecção como forçada, o regime de escoamento é determinado pelo Número de Reynolds Re, e o valor do Número de Nusselt Nu é dado por

$$Nu = \begin{cases} 0,664Re^{1/2}Pr^{1/3}, & Re \le 5 \cdot 10^5 \text{ (Laminar)}, \\ (0,037Re^{4/5} - 871) Pr^{1/3}, & Re > 5 \cdot 10^5 \text{ (Turbulento)}, \end{cases}$$
(3.1)

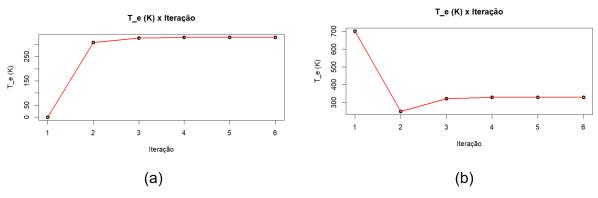
No código, a condição (3.1) pode ser feita através de

```
if (Re < Re_critical) {
    # escoamento laminar
    Nu <- 0.664 * (Re)^(1/2) * (Pr)^(1/3)
} else {
    # escoamento turbulento
    Nu <- (0.037 * Re^(4/5) - 871) * (Pr)^(1/3)
}</pre>
```

No entanto, verificamos que, em condição de escoamento turbulento, o Número de Nusselts calculado era negativo devido à parcela -871 da subtração, o que é claramente uma impossibilidade física. Assim, optamos por considerar a convecção como natural para evitar essa inconsistência.

Para melhor estudar o comportamento da solução considerando-se a convecção como forçada, vamos considerar a velocidade do fluido $u_{\infty}=30~\mathrm{m/s}$, o que equivale a $u_{\infty}=108~\mathrm{km/h}$, que claramente é convecção forçada. Nesse caso, compilamos o software novamente levando em consideração a condição (3.1), obtendo os gráficos da Figura 3.2.

Figura 3.2: Evolução da temperatura T_e calculada pelo software a cada iteração do loop, para T_e inicial (a) $0~{\rm K}$ e (b) $700~{\rm K}$, com $u_\infty=108~{\rm km/h}$.



Fonte: elaboração própria.

As soluções usando convecção forçada para altos valores de u_{∞} são robustas para vários valores inicias de T_e "chutados", como mostra a Figura 3.2, uma vez que ambas convergiram para $T_e=329,68~{\rm K}.$ Portanto, é válido considerar a convecção como natural para baixos valores de u_{∞} e forçada para altos valores de u_{∞} , uma vez que ambas convergem para a mesma temperatura de equilíbrio da face esquerda T_e para diferentes valores iniciais estimados no código.

4 Referências

INCROPERA, Frank, et. al. Fundamentals of Heat and Mass Transfer. 6 ed. John Wilhey & Sons Inc. 2007.

National Oceanic and Atmospheric Administation (NOAA). Estimating wind speed. Disponível em: https://www.weather.gov/pqr/wind. Acesso em 22 de abr. de 2023.

5 Anexo - Código completo em R desenvolvido

```
rm(list = ls())
# dev.off()
# dados do problema
k < -2.5
W <- 5
H <- 2
L < - 0.25
u_inf < -3
T_{inf} < -300
q_pres <- 750
T_d <- 350
# propriedades termofisicas
Properties_Table = matrix(
 с(
    100, 3.5562, 71.1 * 10^-7, 2.00 * 10^-6, 9.34 * 10^-3, 0.786,
    150, 2.3364, 103.4 * 10^{-7}, 4.426 * 10^{-6}, 13.8 * 10^{-3}, 0.758,
   200, 1.7458, 132.5 * 10^-7, 7.590 * 10^-6, 18.1 * 10^-3, 0.737,
   250, 1.3947, 159.6 * 10^-7, 11.44 * 10^-6, 22.3 * 10^-3, 0.720,
   300, 1.1614, 184.6 * 10^-7, 15.89 * 10^-6, 26.3 * 10^-3, 0.707,
   350, 0.9950, 208.2 * 10^-7, 20.92 * 10^-6, 30.0 * 10^-3, 0.700,
   400, 0.8711, 230.1 * 10^{-7}, 26.41 * 10^{-6}, 33.8 * 10^{-3}, 0.690,
   450, 0.7740, 250.7 * 10^-7, 32.39 * 10^-6, 37.3 * 10^-3, 0.686,
   500, 0.6964, 270.1 * 10^{-7}, 38.79 * 10^{-6}, 40.7 * 10^{-3}, 0.684,
   550, 0.6329, 288.4 * 10^-7, 45.57 * 10^-6, 43.9 * 10^-3, 0.683,
   600, 0.5804, 305.8 * <math>10^{-7}, 52.69 * <math>10^{-6}, 46.9 * <math>10^{-3}, 0.685
 ),
 ncol = 6,
 byrow = TRUE
)
colnames(Properties_Table) <- c('Tf', 'rho', 'mu', 'v', 'kf', 'Pr')</pre>
rownames(Properties_Table) <- seq(1, nrow(Properties_Table), 1)</pre>
Properties_Table <- as.table(Properties_Table)</pre>
max_iterations <- 100
T_e_calculated <- 298 # chute inicial: Te = 298K (ambiente)
T_e_list \leftarrow c(T_e_calculated)
for (i in 1:max_iterations) {
 Tf <- (T_e_calculated + T_inf) / 2
  # iniciais
 Tf_min <- Properties_Table[1, 'Tf']</pre>
 Tf_min_index <- 1
 Tf_max <- Properties_Table[nrow(Properties_Table), 'Tf']</pre>
 Tf_max_index <- nrow(Properties_Table)</pre>
  # procura na tabela alguem com esse valor de Tf
 for (j in 1:nrow(Properties_Table)) {
   if (Properties_Table[j, 'Tf'] <= Tf) {</pre>
     Tf_min <- Properties_Table[j, 'Tf']</pre>
```

```
Tf_min_index <- j
  if (Properties_Table[j, 'Tf'] > Tf) {
    Tf_max <- Properties_Table[j, 'Tf']</pre>
    Tf_max_index <- j
    break
  }
}
# agora sabemos que Tf esta entre [Tf_min, Tf_max]
# pega a razao que diz o quao proximo esta de min ou max
interpolation_ratio <- (Tf - Tf_min) / (Tf_max - Tf_min)</pre>
# com a razao de interpolacao, acha as propriedades fisicas interpoladas
rho_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'rho']</pre>
rho_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'rho']</pre>
rho <- rho_min + (rho_max - rho_min) * interpolation_ratio</pre>
mu_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'mu']</pre>
mu_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'mu']</pre>
mu <- mu_min + (mu_max - mu_min) * interpolation_ratio</pre>
v_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'v']</pre>
v_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'v']</pre>
v <- v_min + (v_max - v_min) * interpolation_ratio</pre>
kf_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'kf']</pre>
kf_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'kf']</pre>
kf <- kf_min + (kf_max - kf_min) * interpolation_ratio</pre>
Pr_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'Pr']</pre>
Pr_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'Pr']</pre>
Pr <- Pr_min + (Pr_max - Pr_min) * interpolation_ratio
# rho <- 1.1614 # densidade do ar
# mu \leftarrow 184.6 * 10^-7 # viscosidade dinamica
# kf \leftarrow 26.3 * 10^-3 # condutividade termica do ar
# Pr <- 0.707 # numero de Prandlt
# calcula os adimensionais
Re_critical <- 50000
Re <- u_inf * L * rho / mu
Gr \leftarrow 9.81 * (1/Tf) * (abs(T_e_calculated - T_inf) * L^3) / (v^2)
Ra <- Gr * Pr
if (Re < Re_critical) {</pre>
  # escoamento laminar
  Nu \leftarrow 0.664 * (Re)^(1/2) * (Pr)^(1/3)
} else {
  # escoamento turbulento
  Nu \leftarrow (0.037 * Re^{(4/5)} - 871) * (Pr)^{(1/3)}
}
```

```
# Nu \leftarrow (0.825 + (0.387 * Ra^{(1/6)}) / (1 + (0.492/Pr)^{(9/16)})^{(8/27)}^{2}
  # calculado o Numero de Nusselt, achamos o hc
 hc \leftarrow Nu * kf / L
  # para esse hc, o Te da 1 Lei e
 T_e_calculated \leftarrow ((k/L) * T_d + q_pres + T_inf * hc) / (hc + (k/L))
 T_e_list <- append(T_e_list, T_e_calculated)</pre>
 tolerance <- 0.001 # 0.1%
  # condicao de parada, tolerancia de 0.1% com o valor anterior
 if (abs(T_e_list[i + 1] - T_e_list[i]) < tolerance * T_e_list[i]) {
  } else {
   next
 }
}
plot(
 T_e_list,
 main = "T_e (K) x Iteracao",
 xlab = "Iteracao",
 ylab = "T_e (K)",
 col = "black",
 lwd = 3
)
lines(T_e_list, col = "red", lwd = 2, lty = 1)
```