

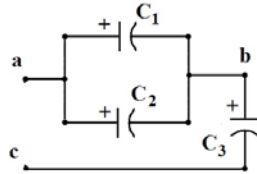


Tipo
 Sir George Gabriel Stokes (1819 - 1903)

Resolución

1. Si la diferencia de potencial en el capacitor C_1 es $V_{ab} = 4$ [V], determine la diferencia de potencial V_{ac} aplicada al circuito.

$C_1 = 2$ [μF], $C_2 = 4$ [μF]
 $C_3 = 3$ [μF]

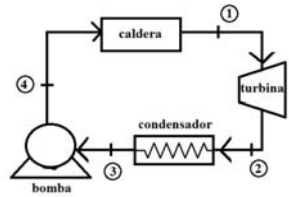


$C_{ab} = C_1 + C_2 = (2 + 4)$ [μF] = 6 [μF], $V_{C2} = V_{ab}$, $Q_{ab} = C_{ab}V_{ab}$
 $Q_{ab} = (6 \times 10^{-6} \text{ [F]})(4 \text{ [V]}) = 24$ [μC] = $Q_3 = Q_{ac}$; $C_{ac} = \frac{C_{ab}C_3}{C_{ab} + C_3}$
 $C_{ac} = \frac{(6)(3)}{6 + 3}$ [μF] = 2 [μF], $V_{ac} = \frac{Q_{ac}}{C_{ac}} = \frac{24 \times 10^{-6} \text{ [C]}}{2 \times 10^{-6} \text{ [F]}}$, **$V_{ac} = 12$ [V]**

2. En el ciclo de Rankine que se muestra entran a la turbina 41.91 [kg/s] de vapor de agua. Se sabe que las entalpías específicas en cada estado son las indicadas en la tabla y que el agua sale del condensador a 50 [kPa], 0.00103 [m^3/kg] y 81.32 [$^\circ\text{C}$]. Con base en ello, determine:

- a) La presión del agua en la caldera.
- b) La eficiencia del ciclo.

estados	h [kJ/kg]
1	3 097.5
2	2 156.64
3	340.54
4	350.79



Considerando en todos los dispositivos que $\Delta e_c \approx 0$ y que $\Delta e_p \approx 0$:

a) en la bomba: ${}_3q_4 + {}_3w_4 = \Delta h_{34}$, como ${}_3q_4 = 0$, entonces

${}_3w_4 = h_4 - h_3 = (350.79 - 340.54) \frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg]}} = 10.25 \frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg]}}$, por otra parte, también en la bomba:

${}_3w_4 = v_3(P_4 - P_3)$, $P_4 - P_3 = \frac{{}_3w_4}{v_3}$, $P_4 = \frac{{}_3w_4}{v_3} + P_3 = P_4 = (50 \times 10^3 \text{ [Pa]}) + \frac{10.25 \times 10^3 \frac{\text{[J]}}{\text{[kg]}}}{0.00103 \frac{\text{[m}^3\text{]}}{\text{[kg]}}}$
 $P_4 = P_1 = P_{\text{caldera}} = 10$ [MPa]

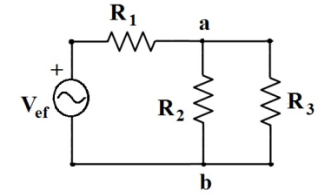
b) $\eta = \frac{|w_{\text{neto}}|}{|q_{\text{sum}}|} = \frac{w_T + w_B}{q_{\text{caldera}}} = \frac{{}_1w_2 + {}_3w_4}{q_1}$; como en la turbina: ${}_1w_2 = h_2 - h_1$;
 en la bomba: ${}_3w_4 = h_4 - h_3$; y en la caldera: $q_1 = h_1 - h_4$, entonces:

$$\eta = \frac{|(h_2 - h_1) + (h_4 - h_3)|}{|h_1 - h_4|} = \frac{|(2156.64 - 3097.5) \frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg]}} + (350.79 - 340.54) \frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg]}}|}{|(3097.5 - 350.79) \frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg]}}|}$$

 $\eta = 0.3388$ [1] o bien $\eta = 33.88$ %

3. En el circuito que se muestra, se sabe que el valor eficaz (o rms) de la fuente es 240 [V]. Determine la corriente, en función del tiempo, que entrega la fuente si la frecuencia a la que opera es 50 [Hz].

$R_1 = 90$ [Ω], $R_2 = 60$ [Ω] = R_3

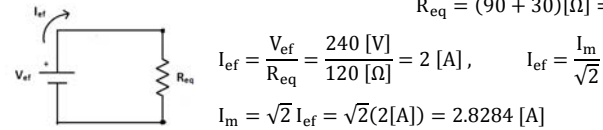


la corriente $i(t)$ puede expresarse como:

$i(t) = I_m \cos(\omega t)$ [A], o bien $i(t) = I_m \sin(\omega t)$ [A]

en donde: $\omega = 2\pi f = 2\pi(50 \text{ [Hz]}) = 100\pi \frac{\text{[rad]}}{\text{[s]}}$;

analizando el circuito en su expresión mínima: $R_{ab} = \frac{R_2 R_3}{R_2 + R_3} = \frac{(60)(60)}{60 + 60} = 30$ [Ω]
 $R_{eq} = (90 + 30)$ [Ω] = 120 [Ω]



por lo tanto: **$i(t) = (2.8284) \cos(100\pi t)$ [A]**, o bien **$i(t) = (2.8284) \sin(100\pi t)$ [A]**

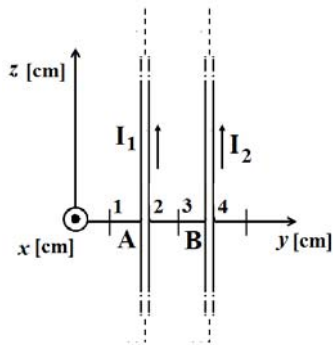
4. En un recipiente adiabático, al nivel del mar, se tienen agua en su fase líquida con vapor de agua. Se sabe que la masa de vapor es la décima parte de la masa del líquido. Sabiendo que todo el vapor se condensa, determine la variación de entropía específica del vapor durante el proceso.

$T = T_{eb} = 100$ $^\circ\text{C} = 373.15$ [K]

$\Delta s_{12} = \int_1^2 \frac{\delta q}{T_{eb}} = \frac{1}{T_{eb}} \int_1^2 \delta q = \frac{1}{T_{eb}} (-q) = -\frac{1}{T_{eb}} h_{eb} = -\frac{1}{373.15 \text{ [K]}} \left(2257 \frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg]}} \right)$,

$\Delta s_{12} = -6.0485$ $\frac{\text{[kJ]}}{\text{[kg}\cdot\text{K}}]$

5. Dos conductores, de 5 [m] de longitud cada uno se colocan en el plano yz como se muestra en la figura. Si las corrientes en cada conductor son $I_1 = 60$ [A] e $I_2 = 40$ [A], determine el vector fuerza magnética que experimenta el conductor 2.



$$A(0,2,0) \text{ [cm]}$$

$$B(0,4,0) \text{ [cm]}$$

$$\vec{F}_{21} = I_2(\vec{\ell}_2 \times \vec{B}_B); \quad \vec{\ell}_2 = 5 \hat{k} \text{ [m]}$$

$$\text{como } \vec{B}_B = \frac{\mu_0 I_1}{2\pi r_{AB}} (\hat{i}) = \frac{(4\pi \times 10^{-7} \frac{\text{Wb}}{\text{A}\cdot\text{m}})(60 \text{ [A]})}{2\pi (0.02 \text{ [m]})} \hat{i} = 0.6 \hat{i} \text{ [mT]}$$

$$\text{entonces: } \vec{F}_{21} = (40 \text{ [A]})(5 \hat{k} \text{ [m]} \times (0.6 \hat{i})(10^{-3}) \text{ [T]}], \quad \vec{F}_{21} = -0.12 \hat{j} \text{ [N]}$$

6. Un recipiente cilíndrico con diámetro de 2 [cm] se llena parcialmente con mercurio hasta una altura de 4.5 [cm]. Se vierte lentamente agua sobre el mercurio de manera que no se mezclen hasta que la presión manométrica en el fondo del recipiente se quintuplica. Si la aceleración gravitatoria del lugar es $9.78 \text{ [m/s}^2]$, determine: ¿qué volumen de agua se añadió? y ¿cuál es la presión en la interfase de los dos líquidos?

$$P_f = \rho_{\text{Hg}} g z_{\text{Hg}} = \left(13600 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}\right) (9.78 \frac{\text{m}}{\text{s}^2}) (0.045 \text{ [m]}) = 5985.36 \text{ [Pa]}, \quad P_f = 5P_i$$

$$P_i - P_f = -\rho_{\text{Hg}} g (z_i - z_f), \quad P_i = P_f - \rho_{\text{Hg}} g (z_i - z_f)$$

$$P_i = 5(5985.36 \text{ [Pa]}) - \left(13600 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}\right) (9.78 \frac{\text{m}}{\text{s}^2}) (0.045 - 0) \text{ [m]} = 23941.44 \text{ [Pa]}$$

$$P_{\text{interfase}} = 23941.44 \text{ [Pa]}$$

$$P_i = \rho_{\text{ag}} g z_{\text{ag}}, \quad z_{\text{ag}} = \frac{P_i}{\rho_{\text{ag}} g} = \frac{23941.44 \text{ [Pa]}}{(10^3 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3})(9.78 \frac{\text{m}}{\text{s}^2})} = 2.448 \text{ [m]}$$

$$V = \frac{1}{4} \pi \phi^2 z_{\text{ag}} = \left(\frac{1}{4} \pi\right) (0.02 \text{ [m]})^2 (2.448 \text{ [m]}), \quad V = 7.691 \times 10^{-4} \text{ [m}^3]$$

7. Un ciclo de Carnot, ideal y reversible, opera entre las temperaturas 855 [°C] y 0 [°C] con aire. Al inicio de la expansión isotérmica, la presión es 1500 [kPa] y durante este proceso, el volumen aumenta al doble del inicial. Determine:

- a) La presión, volumen específico y temperatura al inicio de la compresión isotérmica.
b) La eficiencia del ciclo.

$$T_A = 855 \text{ [°C]} = 1128.15 \text{ [K]} = T_1 = T_2 ;$$

$$T_B = 0 \text{ [°C]} = 273.15 \text{ [K]} = T_3 = T_4 ;$$

$$\text{Sea } P_1 = 1500 \text{ [kPa]} \text{ y } V_2 = 2V_1 ;$$

tenemos que en el estado (1): $P_1 v_1 = R T_1$ de donde:

$$v_1 = \frac{R T_1}{P_1} = \frac{(286.7 \frac{\text{J}}{\text{kg}\cdot\text{K}})(1128.15 \text{ [K]})}{1500 \times 10^3 \text{ [Pa]}} = 0.2156 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}$$

$$v_2 = 2 \left(0.2156 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}\right) = 0.4313 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}, \quad \text{para el procesos adiabático (2)→(3)}$$

$$\left(\frac{v_2}{v_3}\right)^{k-1} = \left(\frac{T_3}{T_2}\right), \quad v_3 = \frac{v_2}{\left(\frac{T_3}{T_2}\right)^{\frac{1}{k-1}}} = \frac{0.4313 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}}{\left(\frac{273.15 \text{ [K]}}{1128.15 \text{ [K]}}\right)^{\frac{1}{1.4-1}}}, \quad v_3 = 14.9518 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}$$

en el estado (3) tenemos que $P_3 v_3 = R T_3$

$$\text{de donde: } P_3 = \frac{R T_3}{v_3} = \frac{(286.7 \frac{\text{J}}{\text{kg}\cdot\text{K}})(273.15 \text{ [K]})}{14.9518 \frac{\text{m}^3}{\text{kg}}}, \quad P_3 = 5237.637 \text{ [Pa]}$$

$$T_3 = 0 \text{ [°C]} = 273.15 \text{ [K]}$$

$$\text{b) } \eta_c = 1 - \frac{T_B}{T_A} = 1 - \frac{273.15 \text{ [K]}}{1128.15 \text{ [K]}} = 0.7579 \text{ [1]},$$

$$\eta_c = 0.7579 \text{ [1]} = 75.79 \%$$

