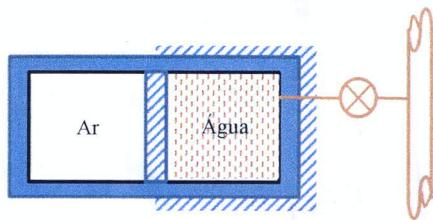


Aluno: _____

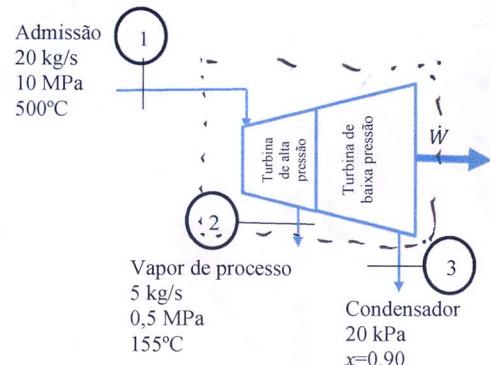
- Observações:**
- A interpretação das questões faz parte da avaliação;
 - Todos os cálculos devem ser demonstrados, sob pena de anulação da questão;
 - Os critérios de correção estão disponíveis no rodapé da última folha;
 - Calculadora com tela gráfica não é permitida;
 - Quando convier, o SISTEMA ou o VOLUME de CONTROLE deve ser definido. Caso contrário a questão pode ser anulada.

QUESTÃO 1 (VALOR 30) A Figura mostra um cilindro dividido em duas regiões, cada qual com um volume de 1 m^3 , por um pistão adiabático. Uma das regiões contém água a 100°C e a outra, ar a -3°C , ambas a pressão de 200kPa . A região que contém água está conectada a uma tubulação que apresenta uma válvula de segurança que abre quando a pressão, na região d'água, atingir 400 kPa .

Admitindo que a transferência de calor para a água seja nula, determine a temperatura do ar no instante da abertura da válvula de segurança. Qual a transferência de calor para o ar se este for aquecido até 1300K ?



QUESTÃO 2 (VALOR 30) A cogeração é um processo cada vez mais utilizado na indústria onde além de produzir potência mecânica em uma turbina se obtém vapor a diferentes condições para o seu uso em determinados processos, ao invés de gera-lo com um conjunto bomba-caldeira independente. Nas condições postas na figura ao lado, obtenha a potência gerada na turbina. A turbina é ideal e não apresenta vazamento de vapor.



QUESTÃO 3 (VALOR 20) Um site de produtos importados oferece um refrigerador que mantém o ambiente refrigerado a -10°C enquanto opera em uma sala a 25°C e, nestas condições, o site afirma que este produto apresenta um coeficiente de desempenho igual a 8,5. Avalie se esta afirmação é possível.

QUESTÃO 4 (VALOR 20) Ar contido em um conjunto cilindro-pistão realiza um ciclo de Carnot. Esquematize o ciclo p-v sabendo que as temperaturas máximas e mínimas do ciclo são 600K e 300K . O calor transferido do reservatório quente a uma taxa de 250 kJ/kg e a pressão mais baixa do ciclo é 75 kPa . Determine o volume específico e a pressão do ar nos quatro estados do ciclo de Carnot. Admita que o calor específico do ar é constante e igual aquele a 300K .

[Handwritten text: Gabarito]

Formulário

$$\frac{dm}{dt} = \sum \dot{m}_e - \sum \dot{m}_s$$

Equação da conservação da massa

$$v = \frac{\nabla}{m}$$

Volume específico

$$\frac{dE}{dt} = \dot{Q} - \dot{W} + \sum \dot{m}_e h_e + \frac{V_e^2}{2} + gz_e - \sum \dot{m}_s h_s + \frac{V_s^2}{2} + gz_s \quad \text{Eq. cons. energia}$$

$$x = \frac{m_v}{m_{total}}$$

Título

$$\phi = \phi_{LS} + x \times (\phi_{VS} - \phi_{LS})$$

Propriedade intensiva ϕ - mudança de fase

$$\Delta E = \Delta E_c + \Delta E_p + \Delta U = Q - W$$

Primeira lei da termodinâmica

$$c_v = \frac{\partial u}{\partial T}_v$$

Modelo de calor específico

$$c_p = \frac{\partial h}{\partial T}_p$$

$$p \cdot \nabla = m \cdot R \cdot T$$

Equação de estado de gás ideal

$$R = \frac{\bar{R}}{M} = \frac{8,314}{M} \left| \frac{\text{kJ}}{\text{kmol K}} \right|$$

Constante particular do gás

$$c_p = c_v + R$$

Relação entre calores específicos - gás

$$\phi(T, p) = \phi_{LS}(T)$$

Modelo de líquido incompressível

GABARITO

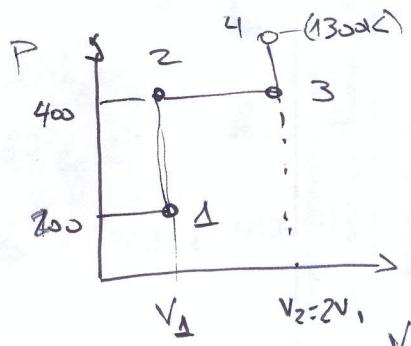
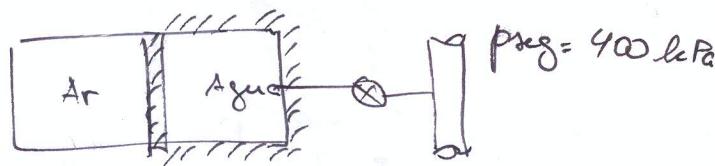
1º QUESTÃO:

$$T_{Ar_1} = -3^\circ\text{C} = 270\text{K}$$

$$T_{Ar_2} = 100^\circ\text{C} = 373\text{K}$$

$$p_{Ar} = p_{ág} = 200\text{ hPa}$$

$$V_{Ar} = V_{ág} = 1\text{ m}^3$$



$$\dot{m}_{Ar} = \frac{P_{Ar} \cdot V_{Ar}}{R_{Ar} \cdot T_{Ar}} = \frac{200 \cdot 10^3}{0,287 \cdot 10^3 \cdot 270}$$

$$\dot{m}_{Ar} = 2,581 \text{ kg}$$

$$T_{Ar_2} = \frac{P_{Ar} \cdot V_{2Ar}}{R_{Ar} \cdot \dot{m}_{Ar}} = \frac{400 \cdot 10^3}{0,287 \cdot 10^3 \cdot 2,581} = \frac{540\text{K}}{267^\circ\text{C}}$$

5

VÁLVULA FECHADA: isovolumétrico:

$$V_{2Ar} = 2V_{1Ar}$$

$$\text{isobárico: } W_{2-3Ar} = p(V_3 - V_2) = p_2 V_{Ar} = 400 \cdot 10^3 \cdot 1 = 400 \text{ kJ}$$

$$\frac{MRT_2}{V_2} = \frac{MRT_3}{V_3} \therefore T_3 = T_2 \frac{V_3}{V_2} = 2 \cdot T_2 = \frac{1080\text{K}}{807^\circ\text{C}}$$

10

$$1^\text{a LGI}: Q_{1u} = \dot{m}_{Ar} (u_4 - u_1) + W_{1u} = 2,581 (1022,82 - 192,60) + 400$$

An

$$Q_{1u} = 2.542,8 \text{ kJ}$$

15

$$2^\text{a QUESTÃO}: \text{VC na turbina: } \frac{dE}{dt} = \dot{Q} - \dot{W} + \dot{m}_1 h_1 - \dot{m}_2 h_2 - \dot{m}_3 h_3$$

$$\dot{W} = \dot{m}_1 h_1 - \dot{m}_2 h_2 - \dot{m}_3 h_3 \quad 10$$

$$\text{CM: } \dot{m}_3 = \dot{m}_1 - \dot{m}_2$$

$$\dot{W} = 20 \cdot 3373,7 - 5 \cdot 2755,9 - 15 \cdot 2373,9$$

$$\dot{W} = 18,084 \text{ MW}$$

4

20

3º QUESTÃO:

$$\beta_{corret} = \frac{Q_L}{W} = \frac{Q_L}{Q_H - Q_L} = \frac{Q_L / Q_H}{1 - Q_L / Q_H} = \frac{\dot{Q}_L / \dot{Q}_H}{\frac{\dot{Q}_H - \dot{Q}_L}{\dot{Q}_L}} = \frac{1}{\frac{\dot{Q}_H - \dot{Q}_L}{\dot{Q}_L}} = \frac{1}{\frac{\dot{Q}_H}{\dot{Q}_L} - 1}$$

$$= \frac{1}{\frac{T_H}{T_L} - 1}$$

$$= \frac{1}{\frac{T_H - T_L}{T_L}} = \frac{T_L}{T_H - T_L} = \frac{T_L}{T_H - T_L}$$

$$= \frac{(273,15 - 10)}{25 - (-10)} = 7 < 8,5$$

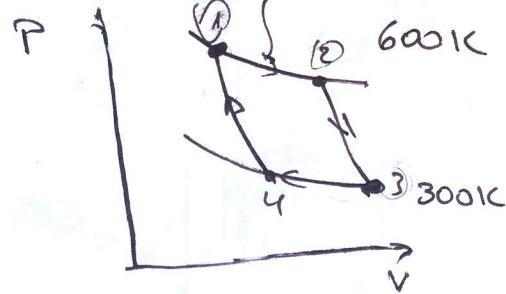
10

impossível

10

4^a AVENTA:

$$s, p \left\{ \begin{array}{l} \frac{1}{3} \\ \frac{2}{3} \\ \frac{3}{4} \end{array} \right.$$



$$P_3 = 75 \text{ hPa}$$

5

$$C_p(300 \text{ K}) = 1,005 \text{ kJ/kgK}$$

$$C_v(300 \text{ K}) = 0,718 \text{ kJ/kgK} \quad k = C_p/C_v = 1,4$$

processo adiabático 2:3 e 4:3:

$$\frac{P_2 s_2}{P_1 s_1} = \frac{P_3 s_3}{P_4 s_4}$$

em (3) $Pv = RT \quad \therefore s_3 = \frac{RT_3}{P_3} = \frac{0,287 \cdot 10^3 \cdot 300}{75 \cdot 10^3}$

5

$$s_3 = 1,148 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$s_2 = s_3 \left(\frac{P_3}{P_2} \right)^{1/k} \quad \text{mas} \quad P_2 = \frac{RT_2}{s_2}$$

$$s_2 = s_3 \left(\frac{P_3 s_2}{RT_2} \right)^{1/k} = 1,148 \left(\frac{75 \cdot s_2}{0,287 \cdot 600} \right)^{1/1,4}$$

$$s_2 \cdot s_2^{-1/k} = s_2^{\frac{k-1}{k}} = 1,148 \left(\frac{75}{0,287 \cdot 600} \right)^{1/1,4}$$

$$s_2 = 1,148^{\frac{1}{k-1}} \left(\frac{75}{0,287 \cdot 600} \right)^{\frac{1}{k-1}} = 1,148^{3,5} \left(\frac{75}{0,287 \cdot 600} \right)^{2,5}$$

$$s_2 = 0,203 \text{ m}^3/\text{kg}$$

$$P_2 = \frac{0,287 \cdot 600}{0,203} = 848,53 \text{ hPa}$$

5

1^a Lei: $\dot{Q}_{12} - \dot{W}_{12} = u_2 - u_1 < 0$ (gás ideal)

$$\dot{Q}_{12} = \dot{W}_{12} = 250 \text{ kJ/kg}$$

para um processo isotérmico: $\dot{W}_{12} = \int_1^2 pdv = \int_1^2 RT ds = RT \ln \frac{s_2}{s_1}$

$$\text{da } \frac{s_2}{s_1} = \frac{\dot{w}_{12}}{RT} \quad : \quad \frac{s_2}{s_1} = e^{\frac{\dot{w}_{12}}{RT}} \quad \therefore s_1 = s_2 e^{-\frac{\dot{w}_{12}}{RT}}$$

$$s_1 = 0,703 \cdot e^{-\frac{250}{9287,600}} = \underline{0,04753 \text{ m}^3/\text{kg}} \quad S$$

$$P_1 = \frac{RT_1}{s_1} = \frac{0,287 \cdot 600}{0,04753} = \underline{3,62 \text{ MPa}} \quad S$$

$$s_u = s_1 \left(\frac{P_1}{P_u} \right)^{1/k}; \quad p_u = \frac{RT_u}{s_u}$$

$$s_u = s_1 \left(\frac{P_1 s_u}{RT_u} \right)^{1/k} \quad : \quad s_u^{\frac{k-1}{k}} = s_1 \left(\frac{P_1}{RT_u} \right)^{1/k}$$

$$s_u = s_1^{\frac{1}{k-1}} \left(\frac{P_1}{RT_u} \right)^{\frac{1}{k-1}} = 0,04753^{3,5} \left(\frac{3,62 \times 10^5}{287 \cdot 300} \right)^{2,5}$$

$$s_u = \underline{0,2683 \text{ m}^3/\text{kg}} \quad S$$

$$p_u = \frac{0,287 \cdot 300}{0,2683} = \underline{320,89 \text{ kPa}} \quad S$$