

Revisão da aula passada.

Lembrete: Pi3 próxima aula
Processos, Ciclos, Entropia

- Para processos reversíveis

$$dS = \frac{dQ}{T} \Rightarrow \Delta S = \int \frac{dQ}{T}$$

- Entropia S é uma função de estado.

- Todo processo quase-estático é reversível.

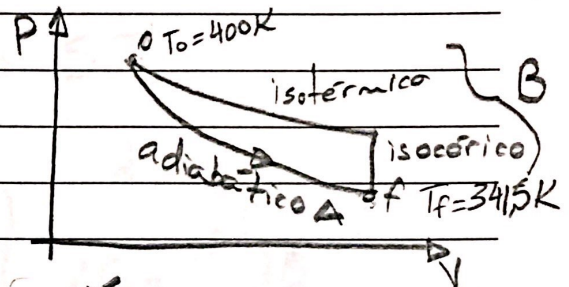
- Todo ciclo termodinâmico reversível $\Rightarrow \Delta S = 0$

- Lembrando que um reservatório mantém T const. $\Rightarrow \Delta S_{res} = \frac{Q}{T}$

Exercício: Questão 2 da Pi1

e) Calcular a variação de entropia dos dois recipientes A e B

f) Desenhar o diagrama ST



$P_0 = 16,4 \text{ atm}$ $V_f = 2V_0 \Rightarrow$ adiabático $PV^\gamma = \text{const} \Rightarrow P_f = 7 \text{ atm}$.

$n = 2 \text{ mol}$ $V_0 = 8 \text{ L}$

$PV = nRT \Rightarrow T_0 = 400 \text{ K}$ e $T_f = 341,5 \text{ K}$

	$\Delta U \text{ (J)}$	$Q \text{ (J)}$	$W \text{ (J)}$	
A	-4370	0	4370	adiabático
B ₁	0	4600	4600	isotermico
B ₂	-4370	-4370	0	isocórico $dQ = ncvdT$
B	-4370	230	4600	total = isotermico + isocórico

e) recipiente A \Rightarrow adiabático $\Rightarrow Q_A = 0 \Rightarrow \Delta S_A = 0$

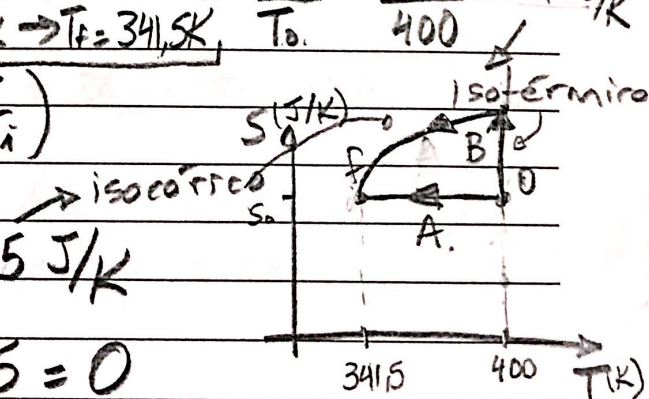
recipiente B \Rightarrow isotermico $T_0 = 400 \text{ K} \Rightarrow \Delta S_{B1} = \frac{Q_{B1}}{T_0} = \frac{4600}{400} = 11,5 \text{ J/K}$

isocórico $V = \text{const} \Rightarrow W_{B2} = 0$ $T_0 = 400 \text{ K} \rightarrow T_f = 341,5 \text{ K}$

$$\Delta S_{B2} = \int \frac{dQ}{T} = \int_{T_0}^{T_f} \frac{ncv dT}{T} = ncv \ln \left(\frac{T_f}{T_i} \right)$$

$$\Delta S_{B2} = 2 \times \frac{9}{2} \times 8,3 \ln \left(\frac{341,5}{400} \right) = -11,5 \text{ J/K}$$

$$\Delta S_B = \Delta S_{B1} + \Delta S_{B2} = 11,5 - 11,5 = 0$$



Exercício: Questão 2 da Pi2.

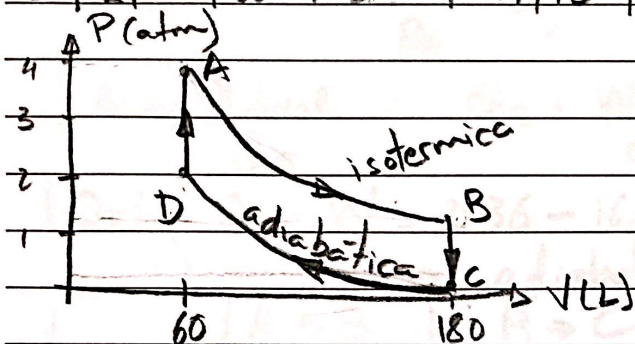
$n = 4 \text{ mol}$
 $c_v = \frac{3}{2}R$; $c_p = \frac{5}{2}R$; $\gamma = 5/3$

	P(atm)	V(L)	T(K)	U(kJ)		ΔU (kJ)	W(kJ)	Q(kJ)	processo
A	3,84	60	694	34,56	A→B	0	25,31	25,31	isotérmica
B	1,28	180	694	34,56	B→C	-25,92	0	-25,93	isocórico
C	0,32	180	173,5	8,64	C→D	9,29	-9,29	0	adiabático
D	2,00	60	360	17,93	D→A	16,63	0	16,63	isocórico

Total 0 16,02

Calculo de ΔS para todos os processos

Diagrama ST



$dS = \frac{dQ}{T}$

	A→B	B→C	C→D	D→A
dQ	25,31	$nc_v dT$	0	$nc_v dT$
ΔS (J/K)	36,3	-69,0	0	32,7

$\Delta S = \int \frac{dQ}{T}$

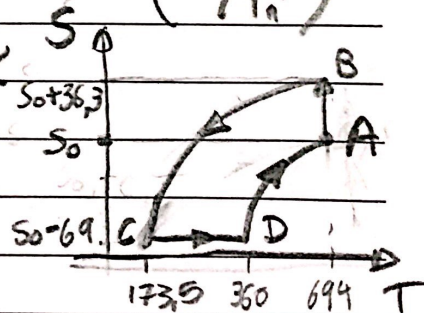
isotermico $T = \text{const} \Rightarrow \Delta S = \frac{1}{T} \int dQ = \frac{Q}{T} \Rightarrow \Delta S_{AB} = \frac{25,31 \text{ kJ}}{694 \text{ K}}$

$\Delta S_{AB} = 0,0363 \frac{\text{kJ}}{\text{K}} = 36,3 \text{ J/K}$

isocorico $dQ = nc_v dT \Rightarrow \Delta S = \int \frac{nc_v dT}{T} = nc_v \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right)$

$\Delta S_{BC} = 4 \times \frac{3}{2} \times 8,3 \ln\left(\frac{173,5}{694}\right) = -69,0 \text{ J/K}$

$\Delta S_{DA} = 4 \times \frac{3}{2} \times 8,3 \ln\left(\frac{694}{360}\right) = 32,7 \text{ J/K}$



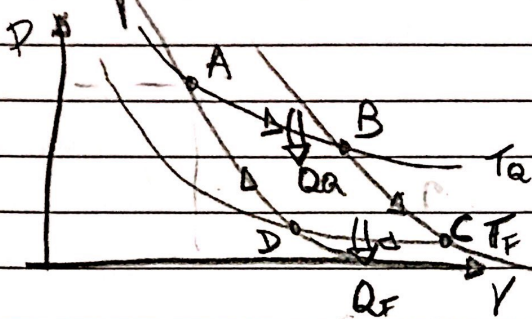
$\Delta S_{\text{total}} = \Delta S_{AB} + \Delta S_{BC} + \Delta S_{CD} + \Delta S_{DA} = 36,3 - 69,0 + 32,7 = 0$

$\Delta S_{\text{total}} = 0$

Todo ciclo tem $\Delta S = 0$, pois se é função de estado

Máquina de Carnot $\Rightarrow T_F = 173,5 \text{ K}$ e $T_Q = 694 \text{ K}$.

Máquina de Carnot $T_F = 173,5K$ e $T_a = 694K$



$$W_{total} = 16,02 \text{ kJ}$$

$$e = 1 - \frac{T_F}{T_a} = 1 - \frac{173,5}{694} = 0,75$$

$$e = \frac{W_{total}}{Q_a} \therefore Q_a = \frac{W_{total}}{e} = \frac{16,02}{0,75} \quad Q_a = 21,36 \text{ kJ}$$

$T_a = 694K$

$$|Q_F| = Q_a - W = 21,36 - 16,02 = 5,34 \text{ kJ} \quad Q_F = -5,34 \text{ kJ}$$

	isotermico	adiabatica	isotermica	adiabatica
	A → B	B → C	C → D	D → A
Q (kJ)	21,36	0	-5,34	0
ΔS (J/K)	30,8	0	-30,8	0
isotermica	$\Delta S = \frac{Q}{T}$		$\Delta S_{AB} = \frac{21,36}{694} = 0,0308 \frac{\text{kJ}}{\text{K}} = 30,8 \frac{\text{J}}{\text{K}}$	

$$\Delta S_{CD} = \frac{-5,34}{173,5} = -0,0308 \frac{\text{kJ}}{\text{K}} = -30,8 \frac{\text{J}}{\text{K}}$$

$$\Delta S_{total} = \Delta S_{AB} + \Delta S_{BC} + \Delta S_{CD} + \Delta S_{DA} = 30,8 + 0 - 30,8 + 0 = 0$$

$\Delta S_{total} = 0$ ciclo reversível

