

ESERCIZIO TH CIN

IN UN RECIPIENTE DI VOLUME $V = 20 \text{ l}$ SONO CONTENUTE 0,5 MOLE DI N_2
 $(\text{PM} = 28)$, ALLA TEMPERATURA DI 27°C

- A) QUANTO VALE LA DENSITÀ DI AZOTO ALL'INTERNO DEL RECIPIENTE
- B) QUANTO VALE LA PRESSIONE ALL'INTERNO DEL RECIPIENTE
- C) QUANTO VALGONO L'ENERGIA MEDIA TRASLATORIALE E VELOCITÀ MEDIA DELLE MOLECOLE
- D) QUANTO VALGONO L'ENERGIA TOTALE DI UNA SINGOLA MOLECOLA E L'ENERGIA INTERNA DEL GAS

A) $\rho = \frac{m}{V}$
 $\Rightarrow \rho = \frac{0,5 \text{ mol} \cdot 28 \text{ g/mol}}{0,02 \text{ m}^3} = 700 \text{ g/m}^3$
 $m = n \cdot PM$

B) $P = \frac{nRT}{V} = \frac{0,5 \text{ mol} \cdot 8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol} \cdot \text{K}} \cdot 300 \text{ K}}{0,02 \text{ m}^3} = 62355 \text{ Pa}$

C) $\bar{E}_{k, \text{TRPL}} = \frac{3}{2} k_B T = \frac{3}{2} \cdot 1,38 \cdot 10^{-23} \text{ J/K} \cdot 300 \text{ K} = 6,2 \cdot 10^{-21} \text{ J}$
 $\bar{v} = \sqrt{\frac{2 \bar{E}_k}{m}}, \quad m = \frac{PM}{N_A} = \frac{28 \text{ g/mol}}{6,022 \cdot 10^{23} \text{ mole}} = 4,65 \cdot 10^{-23} \text{ g}$
 $= 4,65 \cdot 10^{-26} \text{ kg}$

$$\bar{v} = \sqrt{\frac{2 \cdot 6,2 \cdot 10^{-21} \text{ J}}{4,65 \cdot 10^{-23} \text{ g}}} \approx 516 \text{ m/s}$$

D) E_{TOT} DI UNA MOLECOLA
 DA EQUIPARTITÀ ENERGIA: $\bar{E}_{\text{TOT}} = \frac{3}{2} k_B T$
 N_2 È UNA MOLECOLA BIATOMICA $\Rightarrow 3 \text{ GDL TRPL e 2 ROTAZ}$
 $\Rightarrow l = 5$

$$\Rightarrow \bar{E}_{\text{TOT}} = \frac{5}{2} k_B T = 1,04 \cdot 10^{-20} \text{ J}$$

E) $E_{\text{TOT}} \text{ INTERNA}$
 $U = N \bar{E}_{\text{TOT}} = N A_N E_{\text{TOT}} = 0,5 \cdot 6,022 \cdot 10^{23} \cdot 1,04 \cdot 10^{-20}$
 $= 3,13 \text{ kJ}$

ESERCIZIO TH CIN

0,2 MOLI DI GAS PERFETTO MONOATOMICO OMPIONO LA TRAFOGNATA INDICATA IN FIGURA.
CALCOLARE

- 1) LE TEMPERATURE T_A, T_B, T_C
- 2) LA VARIAZIONE COMPLESSIVA DI ENERGIA INTERNA NELLA TRAF $A \rightarrow B \rightarrow C$
- 3) IL LAVORO TOTALE COMPRESO $N_{A \rightarrow C}$
- 4) IL CALORE COMPLESSIVO ASSORBITO (CON SEGRETO)

- 1) LEGGE DEI GAS PERFETTI

$$T = \frac{PV}{nR} \rightarrow T_A = \frac{2,02 \cdot 10^5 \text{ Pa} \cdot 0,002 \text{ m}^3}{0,2 \text{ mol} \cdot 8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol K}}} = 243 \text{ K}$$

$$T_B = \frac{1,01 \cdot 10^5 \text{ Pa} \cdot 0,004 \text{ m}^3}{0,2 \text{ mol} \cdot 8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol K}}} = 243 \text{ K}$$

$$T_C = \frac{3,03 \cdot 10^5 \text{ Pa} \cdot 0,005}{0,2 \text{ mol} \cdot 8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol K}}} = 911 \text{ K}$$

2) $\Delta U = \frac{f}{2} n R \Delta T = \frac{3}{2} \cdot 0,2 \cdot 8,314 \cdot (911 - 243) = 1,67 \text{ kJ}$

3) $W_{\text{GAS},AC} = \int_A^C P(V) dV$ E' L'AREA SOTTESA ALLA CURVA $P(V)$ NEL PIANO $P-V$
GEOMETRICAMENTE

\Rightarrow HO 2 POSSIBILITA'

- 1. TROVO EQ RETTE AB e BC
- 2. VEDO CHE L'AREA E' LA SOMMA DI 2 TRAPZI

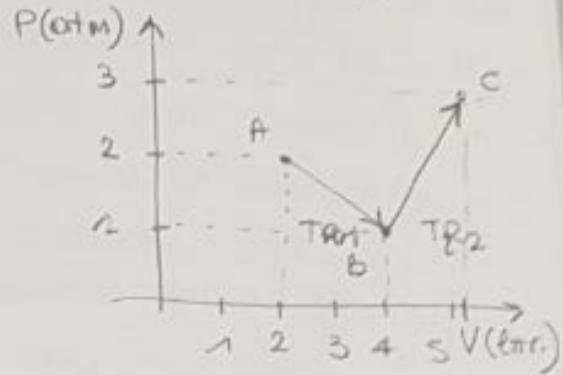
1. A TRAP 1) $\frac{(1+2) \cdot 1,01 \cdot 10^5 \text{ Pa} \cdot 2 \cdot 0,001 \text{ m}^3}{2} = 303 \text{ J}$

TRAP 2) $\frac{(1+3) \cdot 1,01 \cdot 10^5 \cdot 1 \cdot 0,001 \text{ m}^3}{2} = 202 \text{ J}$

$$W_{AC} = 303 \text{ J} + 202 \text{ J} = 505 \text{ J}$$

- 4) CALORE DAL 1^o PRINCIPIO T.D.

$$Q = \Delta U + W = 1670 \text{ J} + 505 \text{ J} = 2175 \text{ J}$$



ESERCIZIO

UN CILINDRO HA A PARETI ADIABATICHE DI SEZIONE $S = 0,1 \text{ m}^2$ E' MUNITO DI UN PISTONE MOBILE, ANCH'ESSO ADIABATICO, DI MASSA TRASFERIBILE. LA BASE DEL CILINDRO INVECE CONFERGE CALORE ED E' PORTA A CONTATTO CON UN TERMOSTATO COSTITUITO DA GHIACCIO FONDENTE.

INIZIALMENTE IL CILINDRO CONTIENE $N = 2$ MOLI DI GAS PERFETTO ALLA PRESSIONE ATMOSFERICA $P_0 = 10^5 \text{ Pa}$.

1) SI CALCOLI IL VOLUME OCCUPATO DAL GAS IN TALI CONDIZIONI

2) SUCCESSIVAMENTE SUL PISTONE VIENE APPLICATA UNA MASSA $M = 500 \text{ kg}$ CHE COMPREME IL GAS.

SI CALCOLINO

A) VOLUME FINALE V_1 OCCUPATO DAL GAS RAGGIUNTO L'EQUILIBRIO.

B) LA QUANTITA' DI GHIACCIO FUO, NOTO IL CALORE LATENTE DI FUSIONE $\lambda_g = 335 \text{ kJ/kg}$ DEL GHIACCIO

C) LA VARIAZIONE DI ENTROPIA DEL GAS, GHIACCIO E UNIVERSO

1) VOLUME INIZIALE GAS DA EQ GAS PERFETTO

$$V_0 = \frac{NRT_0}{P_0} = \frac{2 \cdot 8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol} \cdot \text{K}} \cdot 273 \text{ K}}{10^5 \text{ Pa}} \approx 0,045 \text{ m}^3$$

$$\begin{aligned} \text{J} &= \frac{\text{kg} \cdot \text{m}^2}{\text{s}^2} \\ \text{Pa} &= \frac{\text{kg}}{\text{m} \cdot \text{s}^2} \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} \frac{\text{J}}{\text{Pa}} &= \frac{\text{kg} \cdot \text{m}^2}{\text{s}^2} \cdot \frac{\text{m} \cdot \text{s}^2}{\text{kg}} \\ &= \text{m}^3 \end{aligned}$$

2) QUANDO SUL PISTONE VIENE PORTA LA MASSA $M \rightarrow$ IL GAS PUBBLICE UNA COMPRESSIONE ISOTERMICA IRREVERSIBILE

AL EQ RAGGIUNTO IL GAS AVRA' (P_1, V_1, T_1)

• $T_1 = T_0$ POICHÉ GAS RIMANE A CONTATTO CON TERMOSTATO AL GHIACCIO FONDENTE

$$\begin{aligned} P_1 &= P_0 + P_{\text{MASA}} = P_0 + \frac{Mg}{S} = 10^5 \text{ Pa} + \frac{500 \cdot 9,8}{0,1} \\ &= 149 \cdot 10^5 \text{ Pa} \end{aligned}$$

A) VOLUME POSSIAMO TROVARLO DALL'EQ DI STATO

$$V_1 = \frac{NRT_1}{P_1} = \frac{2 \cdot 8,314 \cdot 273}{149 \cdot 10^5 \text{ Pa}} = 0,03 \text{ m}^3$$

B) PER CALCOLARE LA MASSA DEL GHIACCIO FUO, INDICHiamo CON Q IL CALORE DERUITO DAL GAS AL GHIACCIO NELLA COMPRESSIONE A LIORA

$$m_{g, \text{fu}o} = \frac{Q}{\lambda}$$

TROVIAMO Q. POICHE' LA TRAFF E ISOTERMA (CONTATTO TERMOSTATO, GHIACCIO IN TRANS FASE) \Rightarrow NON VARIA E INTERNA GAS

$$\Rightarrow Q = \Delta U + W \Rightarrow Q = W$$

CON W LAVORO COMUNITO DALLE FORZE ESTERNE DI PRESSIONE SUL GAS NELLA COMPRESSIONE

$$W = - \int_{V_0}^{V_1} P_1 dV = P_1 (V_0 - V_1) = 1,49 \cdot 10^5 (0,045 - 0,03)$$

$P_1 = \text{CONST}$

$$= 2,235 \text{ kJ}$$

POICHE' LA TRASFORMAZIONE
NON E' QUANTITATICA, PER IL CALCOLO
DEL LAVORO DOBRIAMO CONSIDERARE
LA PRESSIONE ESTERNA AGENTE SUL
PITTONE, CHE E' COSTANTE ($= P_1$)

\Rightarrow LA MASSA DEL GHIACCIO FUO E'

$$m_{g, \text{fu}o} = \frac{2,235 \text{ kJ}}{335 \text{ kJ/kg}} = 6,67 \text{ g}$$

N.B.: LA FORMULA
 $W = nR T \ln \frac{V_f}{V_i}$
E' VALIDA SOLO PER
TRASFORMAZIONI
ISOTERMICHE REVERSIIBILI

c) $\Delta S_{\text{gas}}: \text{ISOTERMA} \Rightarrow \Delta S_{\text{gas}} = nR \ln \frac{V_f}{V_i} = 2,8314 \cdot \ln \frac{0,03}{0,045}$

$$= -6,74 \text{ J/K}$$

$\Delta S_{\text{ghiaccio}}: \text{IN TRANSITTA FASE} \Rightarrow \Delta S_{\text{ghiaccio}} = \frac{M}{T_0} \approx 8,18 \text{ J/K}$

$\Delta S_{\text{universo}} = \Delta S_{\text{gas}} + \Delta S_{\text{ghiaccio}} = 1,44 \text{ J/K}$

$\Delta S_u > 0 \Rightarrow \text{IRREV}$

NON APPLICABILE IN QUESTO
CAPO ESSENDO LA TRAFF.
IRREVERSIBILE