

1ª Lei da Termodinâmica

①

Experimental/e \Rightarrow

$$Q_{\text{ciclo}} = W_{\text{ciclo}}$$

\rightarrow

$$\oint dQ = \oint dW$$

$\oint (dQ - dW) = 0 \rightarrow$ Embora, dQ e dW não sejam variáveis de estado, $(dQ - dW)$ o é.

Então, podemos definir uma nova variável de estado, denominada energia interna, como

$$dU := dQ - dW$$

Para um processo qq entre dois estados de equilíbrio

$$\Delta U := Q - W$$

\Rightarrow O verdadeiro significado da 1ª Lei reside na afirmativa que $(Q_{AB} - W_{AB})$ depende so/e dos estados A e B e NÃO de como se vai de A \rightarrow B.

Sistema P-V-T (com $N \equiv cfe$)

②

Para um processo reversível, $\delta W = P dV$, então

$$dU = \delta Q - P dV \Rightarrow \boxed{\delta Q = dU + P dV}$$

Seja V e T as variáveis independentes, então

$$U = U(T, V).$$

$$\delta Q = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V dT + \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T dV + P dV$$

$$\boxed{\delta Q = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V dT + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T + P \right] dV} \quad (1)$$

O calor específico a volume cfe (ou capacidade térmica molar) é definido como

$$C_v := \frac{1}{n} \frac{\delta Q}{dT}, \quad n \equiv n^\circ \text{ de moles.}$$

Então, para um processo isocórico a eq. (1) fica

$$\delta_v Q = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V \Rightarrow C_v = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V$$

$$c_v = \left(\frac{\partial (U/m)}{\partial T} \right)_v$$

③

Energia interna específica $\Rightarrow \mu := \frac{U}{m}$

Volume específico $\Rightarrow v := \frac{V}{m}$

$$c_v = \left(\frac{\partial \mu}{\partial T} \right)_v$$

$$\Rightarrow \boxed{dg = c_v dT + \left[\left(\frac{\partial \mu}{\partial v} \right)_T + P \right] dv.} \quad (2)$$

Entalpia, H

Transformação de Legendre

(4)

$$H := U + PV \Rightarrow dH = dU + Pdv + VdP$$

$$dQ = dU + Pdv \Rightarrow dQ = dH - VdP + PdV$$

$$dQ = dH - VdP$$

Agora, considerando T e P variáveis independentes,
tes, $H = H(T, P)$. Então,

$$dQ = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_P dT + \left[\left(\frac{\partial H}{\partial P} \right)_T - V \right] dP. \quad (3)$$

O calor específico a pressão cte (ou calor molar a pressão cte) é definido como

$$C_p := \frac{1}{m} \frac{dQ}{dT}$$

Então, em um processo isobárico, a eq (3) fica (5)

$$d_p Q = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_P \Rightarrow C_p = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_P$$

$$C_p = \left(\frac{\partial (H/m)}{\partial T} \right)_P \Rightarrow \boxed{C_p = \left(\frac{\partial h}{\partial T} \right)_P}$$

Da eq. (2), para um processo isobárico, temos

$$d_p q = C_v dT + \left[\left(\frac{\partial u}{\partial v} \right)_T + P \right] dv$$

$$\frac{d_p q}{dT} = C_v + \left[\left(\frac{\partial u}{\partial v} \right)_T + P \right] \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_P$$

Por definição $\frac{d_p q}{dT} = C_p$. Então,

$$\boxed{C_p - C_v = \left[\left(\frac{\partial u}{\partial v} \right)_T + P \right] \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_P} \quad (4)$$

Uma vez que $(uv)_T$, para uma mesma $(mm) \Delta T$, é preciso mais calor qd $P \equiv cte$ e $\Delta V \neq 0$, pois é necessário realizar trabalho, e qd para $V \equiv cte$ o trabalho, $\boxed{C_p > C_v}$

1ª Lei $\Rightarrow U$, Energia interna \leftarrow Nova variável de estado (6)

$U = U(T, V, P, N) \Rightarrow \boxed{\mu = \mu(T, v, P)}$ \Leftarrow NÃO pode ser determinada a partir da Equação de Estado

Equação da Energia

$$\boxed{\mu = \mu(T, v)}$$

Transformação de Legendre
Entalpia $H := U + PV$

Equação da Entalpia $\Rightarrow \boxed{h = h(T, P)}$

$$d\mu = c_v dT + \left(\frac{\partial \mu}{\partial v}\right)_T dv$$

\uparrow
 $\boxed{\text{medidos experi/alte}}$

$$dh = c_p dT + \left(\frac{\partial h}{\partial P}\right)_T dP$$

Fazendo uso da 2ª Lei, pode ser obtido da eq. de Estado

Equação de Estado $\rightarrow f(P, v, T) = 0$
+
Equação da Energia $\rightarrow \mu = \mu(T, v)$
ou da Entalpia $\rightarrow h = h(T, P)$

Determina completa e as propriedades de uma substância

Generalização do T.E.C.

(7)

"Os princípios da Termodinâmica generalizam o Teorema da Energia Cinética (Trabalho-Energia) pela inclusão da energia interna e o calor trocado."

$$\Delta E_c + \Delta U = Q - W_{\text{total}} \quad (5)$$

$$W_{\text{total}} = W_{\text{conservativas}} + W ; \quad W_{\text{cons}} = \Delta E_{\text{pot}} = \int_A^B \vec{F}_{\text{cons}} \cdot d\vec{r}$$

Termodinâmica

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

$$(E_{\text{cin}}^{\text{Final}} + U^{\text{Final}} + E_p^{\text{Final}}) - (E_{\text{cin}}^{\text{inicial}} + U^{\text{inicial}} + E_p^{\text{inicial}}) = Q - W. \quad (6)$$

Energia própria
depende do
referencial.

Processo adiabáticos → É mais conveniente tratarmos P e v como variáveis independentes

(8)

$$\left(\frac{\partial u}{\partial P}\right)_v = c_v \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_v \quad \text{e} \quad \left(\frac{\partial h}{\partial v}\right)_P = c_P \left(\frac{\partial T}{\partial v}\right)_P$$

$$\left(\frac{\partial u}{\partial v}\right)_P = \left(\frac{\partial h}{\partial v}\right)_P - P \Rightarrow \boxed{\left(\frac{\partial u}{\partial v}\right)_P = c_P \left(\frac{\partial T}{\partial v}\right)_P - P} \quad (7)$$

$$dq = \left(\frac{\partial u}{\partial P}\right)_v dP + \left(\frac{\partial u}{\partial v}\right)_P dv + P dv$$

$$\boxed{dq = c_v \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_v dP + c_P \left(\frac{\partial T}{\partial v}\right)_P dv} \quad (8)$$

Para um processo adiabático $\Rightarrow ds = 0$. Então

$$c_v \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_v ds = -c_P \left(\frac{\partial T}{\partial v}\right)_P ds \Rightarrow c_v \left(\frac{\partial P}{\partial v}\right)_s = -c_P \left(\frac{\partial T}{\partial v}\right)_P \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_v$$

$$\boxed{c_v \left(\frac{\partial P}{\partial v}\right)_s = c_P \left(\frac{\partial P}{\partial v}\right)_T} \quad (9)$$

GÁS Ideal

\Rightarrow

$$Pv = RT$$

(9)

Lei (Teorema) de Joule $\Rightarrow \left(\frac{\partial u}{\partial v} \right)_T = 0$
GÁS ideal

\Downarrow

GÁS ideal (10)

$$u = u_0 + c_v (T - T_0) \Rightarrow \Delta u = c_v \Delta T \Rightarrow \Delta U = n R \Delta T$$

Então, da eq. (4): $c_p - c_v = \left[\left(\frac{\partial u}{\partial v} \right)_T + P \right] \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_P$, temos

$$c_p - c_v = P \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_P. \text{ Que, da eq. de estado, fica}$$

$$c_p - c_v = R \quad (11) \quad \Leftarrow \text{Relação de Mayer.}$$

Para um processo adiabático, a eq. (9) fornece

$$c_v \left(\frac{\partial P}{\partial v} \right)_s = c_p \left(\frac{\partial P}{\partial v} \right)_T \Rightarrow c_v \left(\frac{\partial P}{\partial v} \right)_s = c_p \left(- \frac{RT}{v^2} \right) \Rightarrow c_v \left(\frac{\partial P}{\partial v} \right)_s = - c_p \frac{P}{v}$$

$$\frac{c_p}{c_v} \frac{dv}{v} = - \frac{dP}{P} \Rightarrow r \ln \left(\frac{v_2}{v_1} \right) = - \ln \left(\frac{P_2}{P_1} \right) \rightarrow \left(\frac{v_2}{v_1} \right)^r = \frac{P_1}{P_2}$$

$$P_1 v_1^r = P_2 v_2^r \Rightarrow \text{Processo adiabático gás ideal} \Rightarrow P v^r = \text{cte}$$

onde $r := \frac{c_p}{c_v}$ é o expoente de Poisson.