

* ENTROPIA DE ALGUNS PROCESSOS

$$1^{\text{a}} \text{ Lei: } \underline{dU = \delta q + \delta w} \quad 2^{\text{a}} \text{ Lei: } \underline{dS \geq \frac{\delta q}{T}}$$

- ADIABÁTICO REVERSÍVEL ($\delta q_{\text{rev}} = 0$)

$$dS = \frac{\delta q_{\text{rev}}}{T} = 0 \Rightarrow \boxed{dS = 0} \quad \text{FORMA DIFERENCIAL}$$

$$\boxed{\Delta S = 0} \quad \text{FORMA INTEGRAL}$$

- ISOTÉRMICO REVERSÍVEL ($T = \text{cte}$)

$$dU = \delta q + \delta w = 0 \Rightarrow \delta q = -\delta w \xrightarrow{\text{REV. EXP. / COMP.}} \delta q_{\text{rev}} = +pdV$$

$$dS = \frac{\delta q_{\text{rev}}}{T} = \frac{pdV}{T} = \frac{nRdV}{V} \rightarrow \Delta S(i \rightarrow f) = \int_i^f dS = \int_i^f \frac{nRdV}{V}$$

$$pV = nRT \Rightarrow \frac{p}{T} = \frac{nR}{V}$$

$$\boxed{\Delta S(i \rightarrow f) = nR \ln \left(\frac{V_f}{V_i} \right)}$$

GÁS IDEAL

NOTE QUE $V \uparrow \Rightarrow \Delta S \uparrow$

- ISOCÓRICO REVERSÍVEL ($V = \text{cte}$)

$$C_V = \frac{\delta q_V}{dT} \Rightarrow \delta q_V = C_V dT \Rightarrow dS = \frac{\delta q_V}{T} = \frac{C_V dT}{T}$$

$$\Delta S(i \rightarrow f) = \int_i^f dS = \int_i^f \frac{C_V(T) dT}{T} \Rightarrow \boxed{\Delta S(i \rightarrow f) = \int_{T_i}^{T_f} \frac{C_V(T) dT}{T}}$$

FORMA GERAL

NO CASO PARTICULAR DE UM GÁS IDEAL, OU AT PEQUENO, $C_V(T) \approx C_V$

$$\boxed{\Delta S(i \rightarrow f) = C_V \int_{T_i}^{T_f} \frac{dT}{T} = C_V \ln \left(\frac{T_f}{T_i} \right)}$$

NOTE QUE:

$T \uparrow \Rightarrow \Delta S \uparrow$

- ISOBÁRICO REVERSÍVEL ($p = \text{cte}$)

$$C_P = \frac{\delta q_P}{dT} \Rightarrow \delta q_P = C_P dT \Rightarrow dS = \frac{\delta q_P}{T} = \frac{C_P dT}{T}$$

$$\boxed{\Delta S(i \rightarrow f) = \int_{T_i}^{T_f} \frac{C_P(T) dT}{T}}$$

FORMA GERAL

$$\boxed{\Delta S(i \rightarrow f) = C_P \ln \left(\frac{T_f}{T_i} \right)}$$

GÁS IDEAL, OU $T_i \approx T_f$

- CÍCLICO

$$\oint dS = \oint \frac{\delta q_{\text{rev}}}{T} = 0 \rightarrow \oint dS \geq 0$$

$$dS \geq \frac{\delta q}{T} \rightarrow \oint dS \geq \oint \frac{\delta q_{\text{irr}}}{T} > 0 \rightarrow \oint dS > 0$$

INEQUAÇÃO DE CLAUSIUS

MUDANÇAS DE FASE ($\alpha \rightarrow \beta$)

$$dS(\alpha \rightarrow \beta) = \frac{\delta q_{rev}(\alpha \rightarrow \beta)}{T^*} = \frac{dH(\alpha \rightarrow \beta)}{T^*}$$

TEMPERATURA DE EQUILÍBRIO DE FASE

$$\Delta S(\alpha \rightarrow \beta) = \frac{\Delta H(\alpha \rightarrow \beta)}{T^*}$$

ENTROPIA EM GASES IDEAIS

→ DEPENDÊNCIA COM T E V:

$$dS = \frac{\delta q_{rev}}{T} = \frac{dU + p dV}{T} = \frac{C_v dT + p dV}{T}$$

$$\Delta S(i \rightarrow f) = S(T_f, V_f) - S(T_i, V_i) = \int_{T_i}^{T_f} \frac{C_v(T)}{T} dT + \int_{V_i}^{V_f} \frac{nR}{V} dV$$

$$\Delta S(i \rightarrow f) = C_v \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right) + nR \ln\left(\frac{V_f}{V_i}\right)$$

GÁS IDEAL
OU $\Delta T, \Delta V$ PEQUENOS

FORMA INTEGRAL DEFINIDA

$$S = C_v \ln T + nR \ln V + cte$$

$$= n(\bar{C}_v \ln T + R \ln V) + cte$$

FORMA INTEGRAL INDEFINIDA (IEF NÃO ESPECÍFICAS)

IDÊM

→ DEPENDÊNCIA COM P E T

DEPENDÊNCIA É COM V E T, MAS COM GASES IDEAIS FICA FÁCIL OBTER RELAÇÕES COM OUTRAS VARIÁVEIS. PARA UM CASO MAIS GERAL O ANTERIOR (V, T) É RECOMENDADO.

COMO VIMOS: $dS = \frac{C_v dT + p dV}{T}$

MAS $d(pV) = p dV + V dp = nR dT$

LOGO $p dV = nR dT - V dp$. ASSIM:

$$dS = \frac{C_v dT}{T} + \frac{p dV}{T} = \frac{C_v dT}{T} + \frac{nR dT - V dp}{T}$$

$$dS = \frac{n\bar{C}_v dT + nR dT - V dp}{T} = \frac{(\bar{C}_v + R) n dT}{T} - \frac{V dp}{T}$$

$\bar{C}_p = \bar{C}_v + R$ $pV = nRT$

$$dS = \frac{C_p dT}{T} - \frac{nR dp}{p}$$

$\frac{V}{T} = \frac{nR}{p}$

$$\Delta S(i \rightarrow f) = S(T_f, p_f) - S(T_i, p_i) = C_p \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right) - nR \ln\left(\frac{p_f}{p_i}\right)$$

FORMA INTEGRAL DEFINIDA, GÁS IDEAL OU $\Delta T, \Delta p$ PEQUENOS

$$S = C_p \ln T - nR \ln p + cte$$

IDÊM

FORMA INTEGRAL INDEFINIDA

→ DEPENDÊNCIA COM p E V :

— DEFINIZIDO ANTES:

$$S = C_V \ln T + nR \ln V + cte$$

$$pV = nRT \rightarrow \ln(pV) = \ln(nR) + \ln T$$

$$\ln T = \ln(pV) - \ln(nR)$$

SUBSTITUINDO:

$$S = C_V [\ln(pV) - \ln(nR)] + nR \ln V + cte$$

$$= C_V \ln(pV) + nR \ln V - \underbrace{C_V \ln(nR) + cte}_{cte'}$$

$$= C_V \ln p + C_V \ln V + nR \ln V + cte'$$

$$= C_V \ln p + \underbrace{(C_V + nR)}_{C_P} \ln V + cte'$$

$$= C_V \ln p + C_P \ln V + cte' = C_V \left[\ln p + \frac{C_P}{C_V} \ln V \right] + cte'$$

$$S = C_V [\ln p + \ln V^{\gamma}] + cte' = C_V \ln(pV^{\gamma}) + cte'$$

$$S = C_V \ln(pV^{\gamma}) + cte'$$

GÁS IDEAL

FORMA INTEGRAL INDEFINIDA

NOTE QUE PROCESSOS ADIABÁTICOS SÃO ISENTRÓPICOS ($S=cte, \Delta S=0$)

• DIAGRAMA $T-S$

— FORMA ALTERNATIVA AO DIAGRAMA $p-V$:

