

Ejercicio 1

Pregunta 1

Demostrar la siguiente expresión para el trabajo de un proceso adiabático en el caso de un gas ideal entre los estados 1 y 2.

$$W = \bar{c}_v \cdot T_1 \left[1 - \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right], \quad \text{con } \gamma = \frac{\bar{c}_p}{\bar{c}_v}$$

Hint: $\bar{c}_p - \bar{c}_v = R$

Solución:

$$W = \int_{v_1}^{v_2} P dv = \int_{v_1}^{v_2} \frac{k}{v^\gamma} dv$$

Donde k es constante. Integrando:

$$W = \frac{k}{1-\gamma} \left(v_2^{1-\gamma} - v_1^{1-\gamma} \right)$$

Como $k = P_1 v_1^\gamma = P_2 v_2^\gamma$:

$$W = \frac{1}{1-\gamma} (P_2 v_2 - P_1 v_1)$$

Reordenando:

$$W = \frac{P_1 v_1}{1-\gamma} \left(\frac{P_2 v_2}{P_1 v_1} - 1 \right)$$

Considerando que:

$$P_1 v_1^\gamma = P_2 v_2^\gamma = k \rightarrow \frac{v_2}{v_1} = \left(\frac{P_1}{P_2} \right)^{\frac{1}{\gamma}} = \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{-\frac{1}{\gamma}}$$

Reemplazando:

$$W = \frac{P_1 v_1}{1-\gamma} \left[\left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{1-\frac{1}{\gamma}} - 1 \right] = \frac{P_1 v_1}{\gamma-1} \left[1 - \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{1-\frac{1}{\gamma}} \right]$$

Además, $P_1 v_1 = RT_1$

$$W = \frac{RT_1}{\gamma-1} \left[1 - \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{1-\frac{1}{\gamma}} \right] = \frac{RT_1}{\gamma-1} \left[1 - \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right]$$

Finalmente:

$$\frac{R}{\gamma-1} = \frac{\bar{c}_p - \bar{c}_v}{\frac{\bar{c}_p}{\bar{c}_v} - 1} = \frac{\bar{c}_p - \bar{c}_v}{\frac{\bar{c}_p - \bar{c}_v}{\bar{c}_v}} = \bar{c}_v$$

Reemplazando:

$$W = \bar{c}_v \cdot T_1 \left[1 - \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right]$$

Pregunta 2

Un mol de gas ideal ($\bar{c}_v = \frac{3}{2}R$) se expande adiabáticamente e irreversiblemente contra una presión de oposición constante e igual a la presión final 7,4 psig. Las condiciones en el estado inicial son: 80°F y 10 psig. Calcular Q, W, U y S. Considere $R=1,986 \left[\frac{BTU}{lbmol R} \right]$

Hint:

$$\Delta S = c_v \cdot \ln \left(\frac{T_2}{T_1} \right) + R \cdot \ln \left(\frac{V_2}{V_1} \right)$$

Solución:

Dado que el proceso es adiabático, $Q=0$. El trabajo W se obtiene con el primer principio de la termodinámica $\Delta U = Q - W$, luego $W = -\Delta U$.

$$\Delta U = n \cdot c_v (T_f - T_i) = \frac{3}{2} nR (T_f - T_i)$$

Además, $W = P_{op} (V_f - V_i)$, igualando:

$$P_{op} (V_f - V_i) = \frac{3}{2} nR (T_f - T_i) \quad (1)$$

Donde V_f y T_f son incógnitas, usando gases ideales:

$$P_f V_f = nRT_f \rightarrow V_f = \frac{nRT_f}{P_f} \quad (2)$$

Reemplazando (2) en (1):

$$-P_{op} \left(\frac{nRT_f}{P_f} - V_i \right) = \frac{3}{2} nR (T_f - T_i) \quad (3)$$

Despejando T_f :

$$T_f = \frac{P_{op} V_i + \frac{3}{2} nRT_i}{\frac{P_{op}}{P_f} nR + \frac{3}{2} nR} \quad (4)$$

El volumen inicial se obtiene a partir de gases ideales.

$$V_i = \frac{nRT_i}{P_i} = \frac{1[\text{lbmol}] \cdot 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right] \cdot 539,7[\text{R}]}{22,1[\text{psia}]} = 43,39 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{psia}} \right] \cdot \frac{1}{0,185} \left[\frac{\text{psi} \cdot \text{ft}^3}{\text{BTU}} \right] = 234,54 [\text{ft}^3]$$

Reemplazando los valores:

$$T_f = \frac{22,1[\text{psia}] \cdot 234,54[\text{ft}^3] \cdot 0,185 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{psi} \cdot \text{ft}^3} \right] + \frac{3}{2} \cdot 1[\text{lbmol}] \cdot 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right] \cdot 539,7[\text{R}]}{\frac{22,1[\text{psia}]}{22,1[\text{psia}]} \cdot 1[\text{lbmol}] \cdot 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right] + \frac{3}{2} \cdot 1[\text{lbmol}] \cdot 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right]} = 516,96 [\text{R}] = 57,3 [^\circ\text{F}]$$

$$V_f = \frac{nRT_f}{P_f} = \frac{1[\text{lbmol}] \cdot 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right] \cdot 516,96[\text{R}]}{22,1[\text{psia}]} = 46,46 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{psia}} \right] \cdot \frac{1}{0,185} \left[\frac{\text{ft}^3 \cdot \text{psia}}{\text{BTU}} \right] = 251,11 [\text{ft}^3]$$

Con esto, ΔU es:

$$\Delta U = n c_v (T_2 - T_1) = 1[\text{lbmol}] \cdot \frac{3}{2} R (516,96 - 539,7) [\text{R}] = -67,74 [\text{BTU}]$$

Además, $W = -\Delta U = 67,74 [\text{BTU}]$. Usando el hint, ΔS es:

$$\Delta S = 1[\text{lbmol}] \left(\frac{3}{2} \cdot 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right] \cdot \ln \left(\frac{516,96[\text{R}]}{539,7[\text{R}]} \right) + 1,986 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{lbmol R}} \right] \cdot \ln \left(\frac{251,11[\text{ft}^3]}{234,54[\text{ft}^3]} \right) \right) = 0,00733 \left[\frac{\text{BTU}}{\text{R}} \right]$$