Clase 20 14 octubre 2020

l'itulo de la nota

14/10/2020

Monoatómico

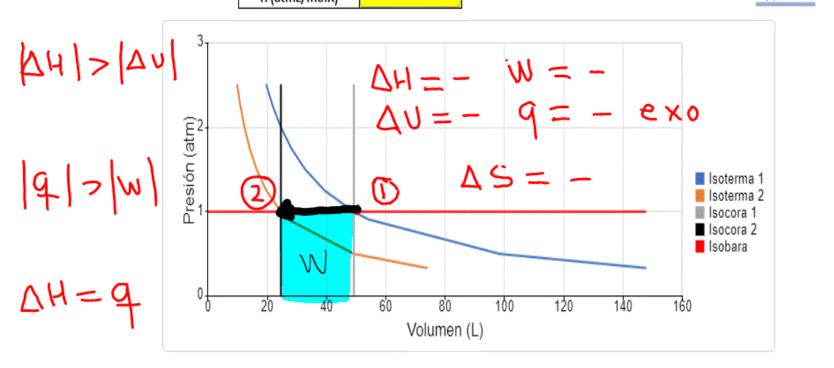
Diatómico

Triatómico

$$C_P - C_V = R$$

Modelo perfecto Cp y (v son independientes de T

	Proceso isobárico	en gases de comp	portamiento per	fecto ó ideal en si	stemas cerrados
	Instrucción: I	nsertar en las celda	s de color amarill	lo los valores corres	pondientes
Calc	ulando V ₁	proceso	Calcula	ndo V ₂	
p ₁ (atm)	1.000	÷	p ₂ (atm)	1.000	Compresión
V ₁ (L)	49.200	÷	V ₂ (L)	24.600	
T ₁ (K)	600.000	÷	T ₂ (K)	300.000	Nr.
n ₁ (mol)	1.000	→	n ₂ (mol)	1.000	
	R (atmL/molK)	0.082			F E S ZARAGOZA



Comp. Isub. p1-p2 = cte.
n1-pn2 = cte cervado T1->T2 T1->T2 V1-312 V1-12 $T_2 = \frac{T_1 V_2}{V_1} \quad V_2 = \frac{V_1 T_2}{T_1}$

	Proceso isobárico	o en gases de cor	mportamiento p	erfecto en sist	emas cerrado	•
	Instrucción: Inse	ertar en las celdas	de color amarillo	los valores corre	spondientes	
Calculando V ₁		proceso	Calculando V ₂			
p ₁ (atm)	1.000	÷	p ₂ (atm)	1.000	Com	oresión
V ₁ (L)	49.200	\rightarrow	V ₂ (L)	24.600		
T ₁ (K)	600.000	\rightarrow	T ₂ (K)	300.000		
n ₁ (mol)	1.000	→	n ₂ (mol)	1.000		
	R (J/molK)	8.314				
C _v (J/molK)	20.785		Compresión	Temperatura	disminuye	·
C _p (J/mol/K)	29.099		Compresión			
Elegir tipo de gas		Diatómico		Volumen	disminuye	



Com	presión		
ΔH (J)	-8729.700		
ΔU (J)	-6235.500		
ΔS (J/K)	-20.170		
q (J)	-8729.700		
w (J)	-2492.595		
w (J)	-2494.200		
q	<	0	Exotérmico
w	<	0	Disminución de volumen
ΔS	<	0	Disminución de entropía

$$C_P = \frac{1}{2}R = \frac{1}{2}(8.314 \text{ J/mol K})$$
 $C_V = \frac{1}{2}R = \frac{1}{2}(8.314 \text{ J/mol K})$

Diatómico
$$\overline{CP} = 29.09 \text{ J/mol K}$$
 $\overline{CV} = 20.785 \text{ J/mol K}$

$$\Delta H = N \overline{C}p (Tz-Ti)$$

= $(I_{M} \cdot I_{N})(29.09 \overline{J} | M_{0} I_{N})(300-600) K$
 $\Delta H = -8727.0 \overline{J}$

$$\Delta U = N CV (T2 - TI)$$

$$= (|mol)(20.785 J/mol)(300-600)K$$

$$= -6235.5 J$$

$$\Delta S = N Cp | N T2 TI$$

$$= |mol \left((29.09 J/mol)K) (|n \frac{300 K}{600 K}) \right)$$

$$= -20.164 J$$

$$9 = \Delta H$$

= - 8727 J

$$W = P(Vz-VI)$$
= $1 \text{ atm} (zy.6 - yq.2) L$
= $(2y.6 \text{ atm} L) (\frac{1.01325 \times 10^5 \text{ N/m}^2}{\text{atm}}) (\frac{1m^3}{16^3 L})$
= $-2yq2.59 \text{ J}$

$$U = 9 - W \qquad 9 = \Delta H$$

$$W = \Delta H - \Delta U = -2y942 \text{ J}$$

		Instrucción: Insertar en las	celdas de color amarillo los	valores correspondier	ntes	
Calculando V ₁ proces		proceso	Calculand	lo V ₂		
p ₁ (atm)	1.000	\rightarrow	p₂ (atm)	1.000	Compr	esión
V ₁ (L)	49.200	→	V ₂ (L)	24.600		
T ₁ (K)	600.000	\rightarrow	T ₂ (K)	300.000		
n ₁ (mol)	1.000	÷	n ₂ (mol)	1.000		
	R (J/molK)	8.314				
				Temperatura	dismi	nuye
		Compresión				
Especificar el gas empleado Hidrógeno			Volumen	dismi		
Cp como función de T (cal/molK)		а	b	C	d	
		6.483	2.22E-03	-3.30E-06	1.83E-09	
Cp=a+bT			_			
	500)K	Compresión				
(r) H	-8758.310	20				
(r) n	-6264.110					
s (J/K)	-23.004				_	~~~~
	-8758.310	IX PES			L	
(1)	-2492.595	ZARAGOZA				
(1) (1)						
(J)	-2494.200					
	-2494.200 <	0	Exotérmico			
(J) (J)	NAMES OF TAXABLE PARTY OF TAXABLE PARTY.	0	Exotérmico Disminución de volumen	,		

		Instrucción: Insertar en las	celdas de color amarillo los va	lores correspondien	ites	
Calculando V ₁ proceso		Calculando	V ₂			
p ₁ (atm)	1.000	\rightarrow	p ₂ (atm)	1.000	Compresión	
V ₁ (L)	49.200	→	V ₂ (L)	24.600		
T ₁ (K)	600.000	→	T ₂ (K)	300.000		
n ₁ (mol)	1.000	→	n ₂ (mol)	1.000		
	R (J/molK)	8.314				
				Temperatura	dismi	nuye
			Compresión			
Especificar el gas empleado Hidrógeno Cp como función de T (cal/molK) Cp=a+bT+cT²+dT³		Hidrógeno		Volumen	dismi	
		a	b	С	d	
		6.483	2.22E-03	-3.30E-06	1.83E-09	
			_			
		Compresión				
H (1)	-8758.310	NIV.				
O (1)	-6264.110 -23.004					
(1) S (1/K)	-8758.310					
(1)	-2492,595	F E S				
(1)	-2494.200	interiorienteronomen				
q	<	0	Exotérmico			
		_				
w	<	0	Disminución de volumen	I		

$$\int_{1}^{2} dH = N C p \int_{1}^{3} dT$$

$$= N \left[\alpha + bT + cT^{2} + dT^{3} \right] dT$$

$$= N \left[\alpha \int_{1}^{3} dT + b \int_{1}^{3} T dT + c \int_{1}^{3} T^{2} dT + d \int_{1}^{3} dT \right]$$

$$\triangle H = N \left[\alpha \left(T_{2} - T_{1} \right) + \frac{b}{2} \left(T_{2}^{2} - T_{1}^{2} \right) + \frac{c}{3} \left(T_{2}^{3} - T_{1}^{3} \right) + \frac{d}{4} \left(T_{2}^{3} - T_{1}^{3} \right) \right]$$

$$\triangle M = I_{mol} \left[6.483 \left(3.00 - 6.00 \right) + \frac{2.272 \times 10}{2} \left(3.06 - 6.00^{2} \right) - \frac{3.30 \times 10}{3} \left(3.06 - 6.00^{2} \right) + \frac{1.88 \times 10}{4} \left(3.00 - 6.00^{2} \right) \right]$$

$$= -2.092.28 \quad \text{col} \quad \left(\frac{4.186 J}{col} \right) = -3758.31 J$$

$$\int_{1}^{2} dU = N C_{V} \int_{0}^{1} dT$$

$$R = 1.9886 \text{ cal/molk}$$

$$\Delta U = N \left[(a - R) + b + c + c + d + d + d \right] \int_{0}^{1} dT$$

$$\Delta U = N \left[(a - R) \int_{1}^{1} dT + b \int_{1}^{1} dT + c \int_{1}^{1} dT + d \int_{1}^{1} dT \right]$$

$$\Delta U = N \left[(a - R) \int_{1}^{1} dT + b \int_{1}^{1} dT + c \int_{1}^{1} dT + d \int_{1}^{1} dT \right]$$

$$\Delta U = N \left[(a - R) \int_{1}^{1} dT + b \int_{1}^{1} dT + c \int_{1}^{1} dT + d \int_{1}^{1} dT \right]$$

$$\Delta U = N \left[(a - R) \int_{1}^{1} dT + b \int_{1}^{1} dT + c \int_{1}^{1} dT + d \int_{1}^{1} dT \right]$$

$$\Delta U = N \left[(a - R) \int_{1}^{1} dT + b \int_{1}^{1} dT + c \int_{1}^{1} dT + d \int_{1}^{1} dT \right]$$

$$= -1495 \cdot 70 \cdot Cal \left[\frac{4 \cdot 186 \cdot J}{Cal} \right] = -6241.03$$

$$ds = \frac{t_{4}}{T_{2}T}$$

$$\int_{1}^{2} ds = \int_{1}^{2} \frac{n(p d T)}{T}$$

$$\Delta S = n \left[\frac{a}{T} dT + \frac{b}{T} dT + \frac{d}{T} dT + \frac{d}{d} dT + \frac{d}$$

$$\Delta S = |mod \left(\frac{300}{483} | \frac{300}{600} + \frac{7.22 \cdot 10^{3}}{100} (300 - 600) - \frac{3.30 \times 10^{4}}{2} (300 - 600) \right)$$

$$= -4.823 \quad \frac{1.83 \times 10^{4}}{100} \left(\frac{300}{300} - 600 \right)$$

$$= -4.823 \quad \frac{1.865}{100} \left(\frac{4.1865}{100} \right) = -20.1615$$

