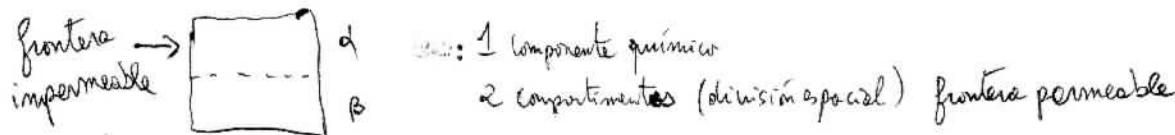


## Lectura 7 (6 en temario): Equilibrio de fases.

### I) Regla de equilibrio de Gibbs entre fases:

a) Sistema dividido en 2 compartimentos:

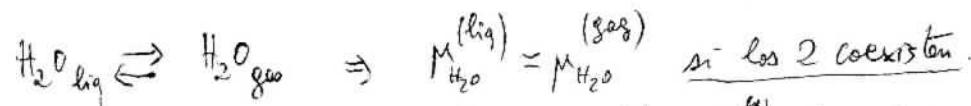
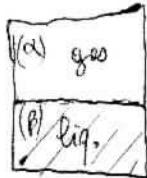


Vemos que: Equilibrio térmico:  $T^{(\alpha)} = T^{(\beta)}$

Equilibrio mecánico:  $P^{(\alpha)} = P^{(\beta)}$

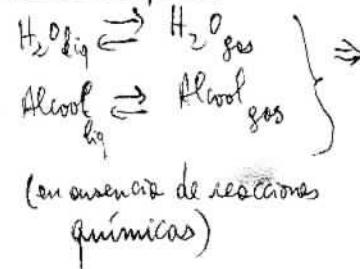
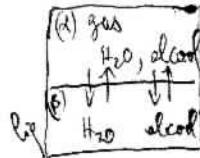
Equilibrio de masa (flujos nulos):  $\mu^{(\alpha)} = \mu^{(\beta)}$

Estos relaciones se aplican también si (α) y (β) representan las fases del mismo componente



condición de equilibrio:  $N_i^{(\alpha)} = \text{ct}$   
 $N_i^{(\beta)} = \text{ct}$       ( $N^{(\alpha)} + N^{(\beta)} = N$ )

b) Generalización a varios componentes quím.



Si coexisten gas y líq:

$$\left. \begin{array}{l} \mu_{H_2O}^{(\text{líq})} = \mu_{H_2O}^{(\text{gas})} \\ \mu_{\text{alcohol}}^{(\text{líq})} = \mu_{\text{alcohol}}^{(\text{gas})} \end{array} \right\} \quad \vdots$$

Lo cual asegura que  $N_i^{(\alpha)} = \text{ct}$  y  $N_i^{(\beta)} = \text{ct}$  para cada componente  $i$ . ( $i = H_2O, \text{Alcohol}, \dots$ )

c) Energía de Gibbs y su minimización:

A partir de ahora, 1 componente para simplificar.

Dado que los volúmenes de las fases (α) y (β) pueden variar a priori, es conveniente elegir  $T = \text{ct}$  y  $P = \text{ct}$  ⇒ variables naturales del potencial de Gibbs

$$G = G(T, P, N^{(\alpha)}, N^{(\beta)}) \quad N^{(\alpha)}: \# \text{ de partículas en fase } (\alpha)$$

Por additividad (despreciando la energía de la interfaz α/β):

$$G = G^{(\alpha)} + G^{(\beta)}$$

Recordamos que:

$$G = U + PV - TS$$

$$dG = -SdT + VdP + \mu dN \quad (1 \text{ fase})$$

$$dG^{(\alpha)} = -S^{(\alpha)}dT + V^{(\alpha)}dP + \mu^{(\alpha)}dN^{(\alpha)} \quad \text{donde usamos } \begin{cases} T^{(\alpha)} = T^{(\beta)} = T \\ P^{(\alpha)} = P^{(\beta)} = P \end{cases}$$

Por otro lado, de la relación general:

$$U = TS - PV + \mu N \quad (1 \text{ fase}) \quad (\text{Euler})$$

$$\Rightarrow G = \mu N$$

$$\text{En el caso presente: } G^{(A)} = \mu^{(A)} N^{(A)} \Rightarrow dG^{(A)} = N^{(A)} d\mu^{(A)} + \mu^{(A)} dN^{(A)}$$

$$\text{Sustituyendo en } dG^{(A)} \Rightarrow N^{(A)} d\mu^{(A)} = -S^{(A)} dT + V^{(A)} dP \quad : \quad \text{Ec. de Gibbs-Duhem}$$

$$\Rightarrow \boxed{d\mu^{(A)} = -S^{(A)} dT + V^{(A)} dP} \quad (1) \quad \mu^{(A)} \text{ const. de estado}$$

Donde definimos  $S^{(A)} \equiv \frac{S^{(A)}}{N^{(A)}}$  entropía específica (entropía / # partículas)

y  $v^{(A)} \equiv \frac{V^{(A)}}{N^{(A)}}$  volumen específico (volumen / # partículas)

La ec. (1) nos dice que  $\boxed{\mu^{(A)} = \mu^{(A)}(T, P)}$ . No depende de variables extensivas explícitamente ( $N^{(A)}, V^{(A)}$ )

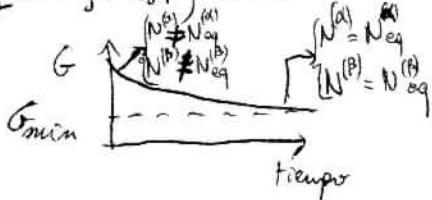
De manera análoga:

$$\boxed{d\mu^{(B)} = -S^{(B)} dT + V^{(B)} dP} \quad (2) \quad (S^{(B)} \equiv \frac{S^{(B)}}{N^{(B)}}; V^{(B)} \equiv \frac{V^{(B)}}{N^{(B)}})$$

$$\Rightarrow \boxed{\mu^{(B)} = \mu^{(B)}(T, P)}$$

Mínimo de  $G$ :

A  $N = \text{cst}$  y a  $T$  y  $P$  cst, el sistema debe repartir la materia (ejemplo:  $H_2O$ ) en las dos fases.



$$N = N^{(A)} + N^{(B)} = \text{cst} \quad (\text{frontera impermeable})$$

y

$dG \leq 0$  durante la evolución temporal

$$dG = d(\mu^{(A)} N^{(A)}) = \mu^{(A)} dN^{(A)}$$

↓  
no cambia durante

el proceso por que

$$\mu^{(A)} = \mu^{(A)}(P, T)$$

$$\text{y } (P = \text{cst}, T = \text{cst})$$

$$\Rightarrow dG = dG^{(A)} + dG^{(B)} = \boxed{(\mu^{(A)} - \mu^{(B)}) dN^{(A)} \leq 0}$$

ahora no suponemos  $\mu^{(A)} = \mu^{(B)}$  necesariamente :

el sistema puede estar en una situación  $(P, T)$  donde

no es posible igualar los potenciales químicos -

Hay 3 posibilidades:

$$(i) \text{ Si } \mu^{(A)} < \mu^{(B)} \Rightarrow dN^{(A)} > 0.$$



toda la materia adopta la fase (A)

$$(ii) \text{ Si } \mu^{(A)} > \mu^{(B)} \Rightarrow dN^{(A)} < 0.$$



toda la materia adopta la fase (B)

Regla de equilibrio de Gibbs:  
A P y T cst, el sistema elige la fase de menor  $\mu$ .

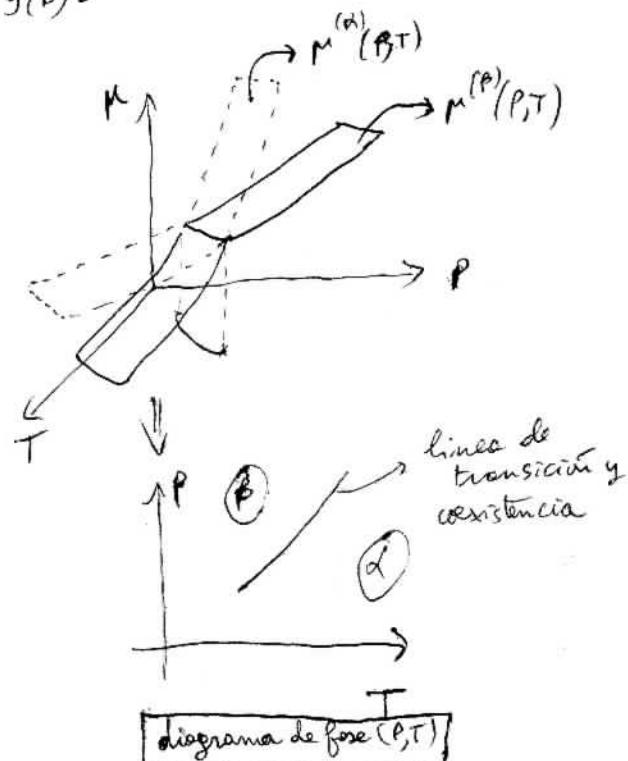
(para un sistema de 1 componente)

(iii) Si  $\mu^{(A)} = \mu^{(B)}$ : coexistencia entre fases (A) y (B).

Superficies de potencial químico en variables (T, P):

$$(geo) \quad \mu^{(A)} = f(T, P) \quad \text{funciones f, que dependen del material y de la fase considerada}$$

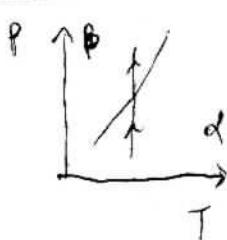
$$(fig.) \quad \mu^{(B)} = g(T, P)$$



Transición de fase: línea donde se intersectan las superficies de Gibbs ( $\mu^{(A)}$  y  $\mu^{(B)}$ )

proyección de la intersección en el plano (T,P):

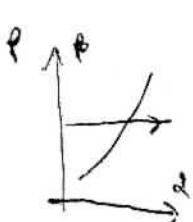
## II) Transiciones de fase de 1º orden: ecuación de Clapeyron - Clausius - Clapeyron:



(i) A lo largo de una isotermia ( $T = cst$ ),

$$d\mu = v dP \quad o \quad \left(\frac{\partial \mu}{\partial P}\right)_T = v.$$

Si  $v^{(A)} \neq v^{(B)}$  (cambio de volumen per mol entre las 2 fases), ( $v_{flíq} \leq v_{gas}$ )  
 $\left(\frac{\partial \mu}{\partial P}\right)_T$  es discontinua cuando cruzamos la línea de transición.



(ii) Similarmente, a lo largo de una isobara ( $P = cst$ ),

$$d\mu = -\delta dT \quad o \quad \left(\frac{\partial \mu}{\partial T}\right)_P = -\delta.$$

Si  $\delta^{(A)} \neq \delta^{(B)}$ ,  $\left(\frac{\partial \mu}{\partial T}\right)_P$  también es discontinua en la transición.

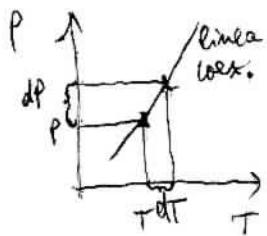
Una discontinuidad de  $\left(\frac{\partial \mu}{\partial T}\right)_P$  o  $\left(\frac{\partial \mu}{\partial P}\right)_T \Rightarrow$  las 2 superficies de Gibbs no se unen "suavemente".

transición de fase de primer orden.

Las discontinuidades tienen una conexión con la ecuación diferencial que define la curva de transición / resistencia -

Sea  $P$  y  $T$  tales que  $\mu^{(d)}(T, P) = \mu^{(p)}(T, P)$

Variemos  $P \rightarrow P + dP$  tales que  $\mu^{(d)}(T + dT, P + dP) = \mu^{(p)}(T + dT, P + dP)$



permanecemos sobre la línea de resistencia : las variaciones  $dP$  y  $dT$  no son independientes

$$\Rightarrow d\mu^{(d)} = d\mu^{(p)}$$

$$\Rightarrow -s^{(d)}dT + v^{(d)}dP = -s^{(p)}dT + v^{(p)}dP$$

Ecación de Clausius-Clapeyron  $\Rightarrow$

$$\boxed{\frac{dP}{dT} = \frac{s^{(d)} - s^{(p)}}{v^{(d)} - v^{(p)}} = \frac{\Delta s(T)}{\Delta v(T)}}$$

$P(T)$ : presión de resistencia a  $T$  dado.

discontinuidades para una cierta temperatura -

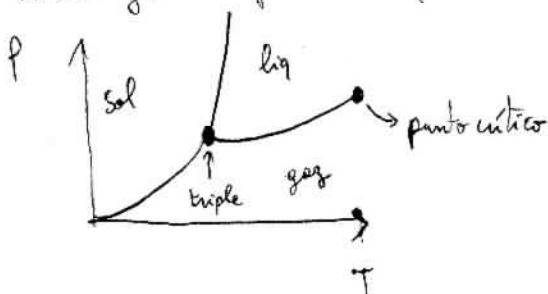
Nota 1: Transiciones de fase de 2º orden: las 2 superficies de Gibbs se juntan con derivadas continuas :  $s$  y  $v$  son continuas entre las 2 fases.

$\Rightarrow$  El término derecho de la ec. de Clausius-Clapeyron no está bien definido -

Nota 2: 3 superficies de Gibbs ( $\alpha, \beta, \gamma$ ) se pueden intersecccionar en 1 punto : punto triple.

Por lo tanto es poco probable tener una línea de resistencia, en el plano  $(P, T)$ , entre tres fases.

Un diagrama típico  $(T, P)$  (bidimensional) con 3 fases:



la línea líq/gas termina en un punto llamado "crítico"

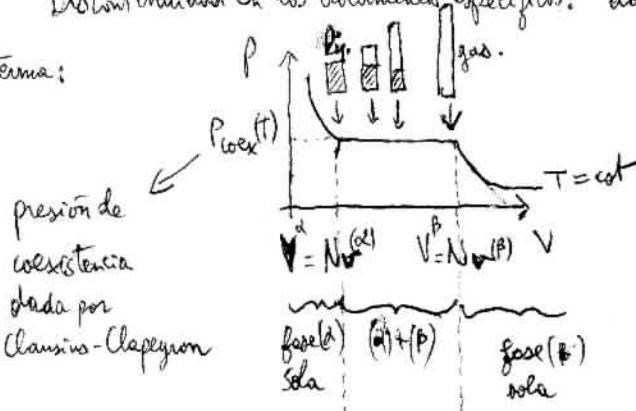
la línea sol/líq no termina en principio.

### III Construcción de Maxwell y diagramas P-V:

Otro punto de vista al equilibrio de fase: plena [variable extensiva, variable intensiva conjugada]  
es decir  $(V, P)$ , usualmente, a  $T$  constante ( $\gamma N$  constante)

Discontinuidad en los volúmenes específicos: dado que un sistema no puede cambiar abruptamente su volumen de

isotermia:

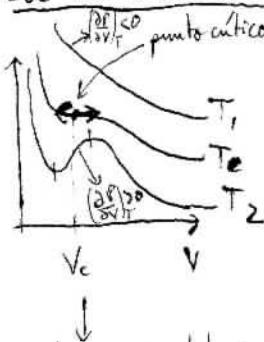


$Nv^{(a)}$  a  $Nv^{(B)}$ , hay una "meseta" de presión para

$$Nv^{(a)} \leq V \leq Nv^{(B)}, \text{ a } p = P_{\text{coexistencia}}(T)$$

Dado que el # total de partículas  $N$  es constante, el volumen se incrementa a medida que (a) se transforma en (B).

Las teorías analíticas en general no predicen una meseta sino variaciones continuas de  $P(V, T)$ .



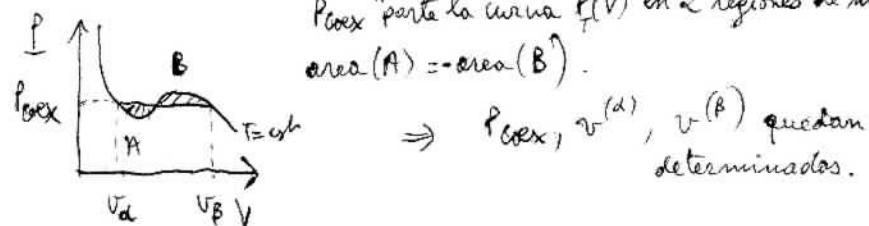
Ejemplo: ec. de estado de van der Waals.

$$\exists T_c / \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_{T_c} = 0 \quad \text{y} \quad \left(\frac{\partial^2 P}{\partial V^2}\right)_{T_c} = 0, \text{ lo cual ocurre para cierto } V_c.$$

$T < T_c$ : "anomalia"  $\exists$  región con  $(\frac{\partial P}{\partial V})_T > 0$ : la presión aumenta al aumentar  $V$  (o disminuye al disminuir  $V$ ). Situación de instabilidad, no puede ser un estado termodinámico (ver parte 8).

Para remediar esta anomalía: construcción de Maxwell (geométrico)

$P_{\text{coex}}$  "parte" la curva  $P(V)$  en 2 regiones de misma área  
 $\text{área}(A) = \text{área}(B)$ .



$$\Rightarrow P_{\text{coex}}, v^{(a)}, v^{(b)} \text{ quedan determinadas.}$$

Prueba:

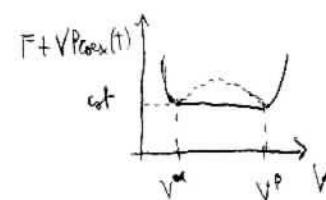
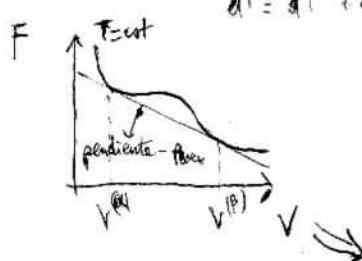
$$\begin{cases} dF^{(a)} = -SdT - PdV^{(a)} + \mu^{(a)}dN^{(a)} \\ dF^{(B)} = -SdT - PdV^{(B)} + \mu^{(B)}dN^{(B)} \end{cases}$$

en la coexistencia ( $P = P_{\text{coex}}(T)$ ),  $\mu^{(a)}dN^{(a)} + \mu^{(B)}dN^{(B)} = 0$ . Además  $T = \text{const}$  en la isotermia; por lo tanto:

$$dF = dF^{(a)} + dF^{(B)} = -PdV \quad (V = V^{(a)} + V^{(B)})$$

$$\bullet: \left(\frac{\partial F}{\partial V}\right) = -P_{\text{coex}}(T) \quad \text{para 2 volúmenes}$$

$V = V^{(a)}$  y  $V = V^{(B)}$   
se "regulariza" la instabilidad exigiendo  $(\frac{\partial F}{\partial V}) = -P_{\text{coex}}(T)$ , para  $V^{(a)} < V < V^{(B)}$ :  $F = -P_{\text{coex}}(T)V + \text{ct}$  (recta)



Luego, usamos el hecho

$$\int_{V^{(A)}}^{V^{(B)}} \frac{\partial}{\partial V} [F + p_{\text{ext}}(T) V] dV = (F + p_{\text{ext}} V)|_{V^{(B)}} - (F + p_{\text{ext}} V)|_{V^{(A)}} = 0$$

$$\Rightarrow 0 = \int_{V^{(A)}}^{V^{(B)}} \left( \frac{\partial F}{\partial V} + p_{\text{ext}}(T) \right) dV$$

↓  
-P

$\hookrightarrow$  dado por la expresión analítica

$$\Rightarrow \boxed{\int_{V^{(A)}}^{V^{(B)}} (p_{\text{ext}}(T) - P) dV = 0}$$

equivalente a la  
construcción de Maxwell

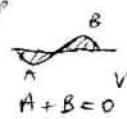
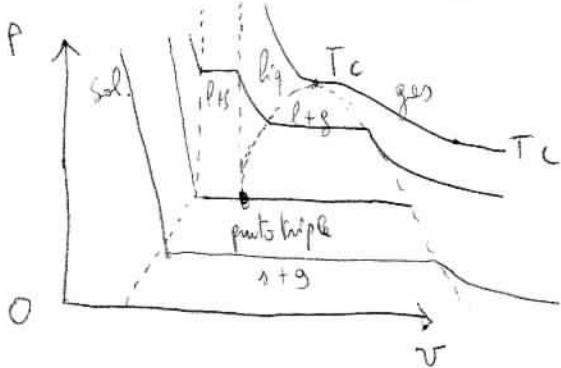


Diagrama de fase P-V de una sustancia simple:



#### IV) Calores latentes:

Entropía de la fase ( $\alpha$ ):  $S^{(\alpha)} = N^{(\alpha)} s^{(\alpha)}$  ( $\forall V^{(\alpha)} = N^{(\alpha)} v^{(\alpha)}$ )

$\hookrightarrow$  p.c.t. de  $T$ .  
 $\hookrightarrow$  # partículas en fase ( $\alpha$ )

Entropía de la fase ( $\beta$ ):  $S^{(\beta)} = N^{(\beta)} s^{(\beta)}$  ( $\forall V^{(\beta)} = N^{(\beta)} v^{(\beta)}$ )

$$N^{(\alpha)} + N^{(\beta)} = \text{ct} ; \quad T = \text{ct} \quad y \quad P = \text{ct} \quad (\text{región de coexistencia})$$

$$\begin{aligned} dU &= dU^{(\alpha)} + dU^{(\beta)} = T dS^{(\alpha)} - P dV^{(\alpha)} + T dS^{(\beta)} - P dV^{(\beta)} \\ &= T(s^{(\alpha)} - s^{(\beta)}) dN^{(\alpha)} - P d(V^{(\alpha)} - V^{(\beta)}) \end{aligned}$$

Dado que  $T = \text{ct}$  (isotermia) y  $P = \text{ct}$  (meseta) es conveniente usar la entalpía  $H$ :

$$H = U + PV \Rightarrow dH = T dS + V dP = T dS + \underbrace{V^{(\alpha)} dP}_{\text{reversible}} + \underbrace{V^{(\beta)} dP}_{\text{reversible}} = dH^{(\alpha)} + dH^{(\beta)}$$

$$\boxed{dH = T(s^{(\alpha)} - s^{(\beta)}) dN^{(\alpha)}} \Rightarrow dH = h dN^{(\alpha)} \quad \boxed{h = T(s^{(\alpha)} - s^{(\beta)})}$$

interpretación:

$$h = \frac{\delta Q}{dN_d} \quad \begin{array}{l} \text{calor necesario para convertir 1 unidad de fase } (\beta) \\ \text{en fase } (\alpha), \text{ a } T \text{ y } P \text{ cst.} \end{array}$$

$\uparrow$   
 $P = \text{ct}$   
 $T = \text{ct}$

$\boxed{\text{calor específico latente}}$

Ejemplo: si  $\alpha$  = gas y  $\beta$  líquido,  $h > 0$



T, P

el calor recibido no sirve a calentar el sistema ( $T \Delta$ ), sino a transformar líquido en gas.

## I] Regla de fase de Gibbs:

Varios componentes químicos:  $i = 1, \dots, K$

$[i]^{(\alpha)} \rightleftharpoons [i]^{(\beta)}$  en equilibrio  
( $\alpha$ ) y ( $\beta$ ) 2 fases de  $[i]$ .

Varias fases:  $1 \leq d \leq V$   $\alpha \neq \beta \Rightarrow \mu_i^{(\alpha)} = \mu_i^{(\beta)}$  para todo  $i$   
coexistiendo

En equilibrio: ¿Cuántas variables independientes intensivas describen este sistema? (f)

# total de variables:  $P, T, \{N_i^{(d)}\}_{\substack{i=1 \dots K \\ d=1 \dots V}}$   $\rightarrow 2 + KV$  variables

# de ecuaciones:  $\left\{ N_i^{(\alpha)} = \mu_i^{(\beta)} \right\}_{i=1}^{V-1} \Rightarrow V-1$  eq. para  $i \rightarrow K(V-1)$  eqs.  
para todas las sustancias  
 $V$  fases coexisten  $\rightarrow \sum_{i=1}^K \frac{N_i^{(d)}}{N^{(d)}} = \sum_{i=1}^K x_i^{(d)} = 1 \Rightarrow 1$  ec. para  $(d) \Rightarrow V$  eqs. para  
todas las fases  
↑  
# total de partículas  
en fase ( $d$ )

$$f = \# \text{variables} - \# \text{ecuaciones}$$

$$= 2 + KV - K(V-1) - V$$

$$f = 2 + K - V$$

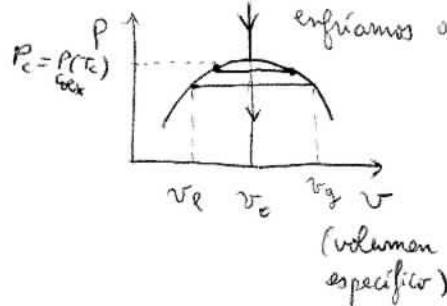
Regla de fase de Gibbs

Ejemplo: a)  $K=1$  (1 componente)  $\left. \begin{array}{l} \\ \end{array} \right\} \Rightarrow f=1$ : la región de coexistencia describe una línea (se puede variar  $T$ , por ejemplo)

$V=2$  (2 fases coexistingo)

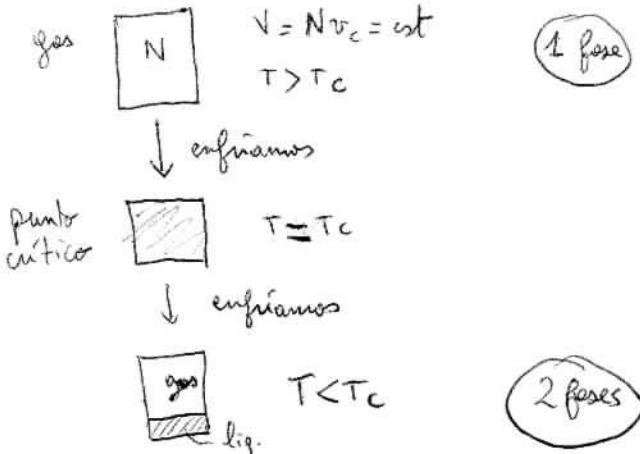
b)  $K=1$   
 $V=3$  (3 fases: gas, líq, sól)  
 $\left. \begin{array}{l} \\ \end{array} \right\} f=0$ : la región de coexistencia es 1 punto (punto triple)

## VI) Transiciones de segundo orden:



dado que elegimos  
enfriar a  $V = Nv_c$ ,  
un volumen muy particular,  
 $\Rightarrow T = T_c$  no hay discontinuidad  
en los volúmenes específicos  
 $v_g(T_c) = v_g(T_c)$

enfriamos a  $V = Nv_c$  un sistema cerrado de  $N$  partículas (cruzamos los isoterms)  
 $= cst$



(Intersectamos la curva de coexistencia P-V en su máximo)

Nota: Si  $T < T_c$ , pero  $T$  cerca de  $T_c$        $\frac{(v_g - v_e)(T)}{(T_c - T)^{1/2}}$  } exponiente crítico.

si la curva de coexistencia P-V es una parábola  
en la vecindad de su máximo.

Nota: Ejercicio 3-4, tarea 7 :  $C_p(T=T_c) = \infty$ , singularidad.