

En las primeras semanas utilizamos el resultado

$$dS = 0$$

para hallar el estado de equilibrio no uniforme con restricciones de masa, energía interna y volumen constantes.

Sin embargo, esto no garantiza que el punto encontrado sea un máximo. Para ello requerimos que

$$d^2S < 0$$

con  $M$ ,  $U$  y  $V$  constantes.

Existen fluctuaciones en las propiedades del sistema; dependiendo de cómo sea  $d^2S$ , dichas fluctuaciones decaen o pueden amplificarse, llevando al sistema a un nuevo estado de equilibrio.

# Criterios de estabilidad

A partir de la condición de  $d^2S$

## Estabilidad térmica

$$C_V > 0$$

## Estabilidad mecánica

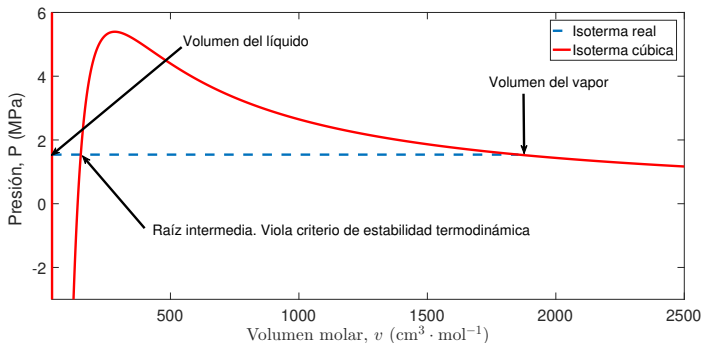
$$\kappa_T = -\frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial P} \right)_{T,n} > 0$$

## Estabilidad material

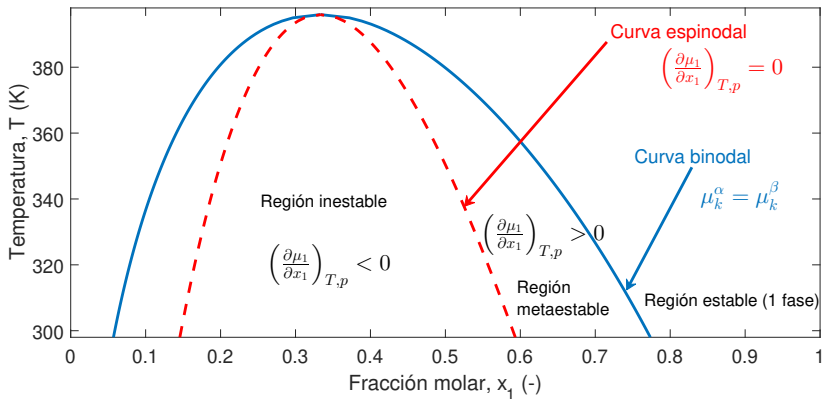
$$\left( \frac{\partial \mu_k}{\partial n_k} \right)_{T,p,n_j \neq n_k} > 0$$

# Aplicación

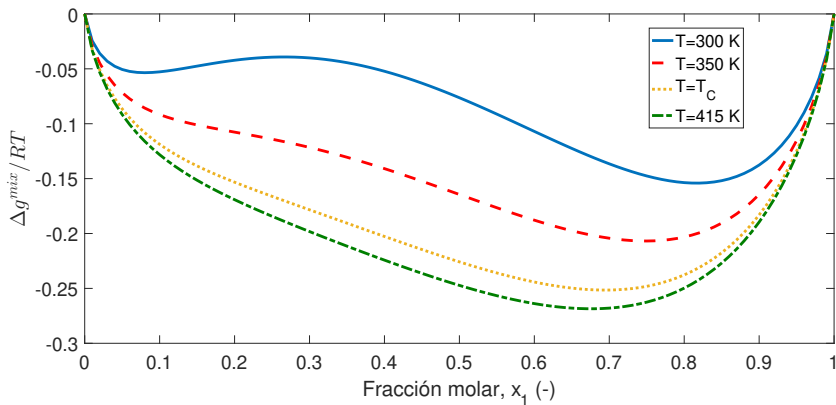
El criterio de estabilidad mecánica nos permite identificar las regiones donde podremos encontrar dos fases en equilibrio líquido-vapor



# Equilibrio líquido-líquido



# Diagrama de energía libre



# Equivalencia entre criterios

Vimos que el criterio de estabilidad material indicaba que:

$$\left( \frac{\partial \mu_k}{\partial n_k} \right)_{T,p,n_j \neq n_k} > 0$$

Podemos ver que es equivalente a las siguientes formas:

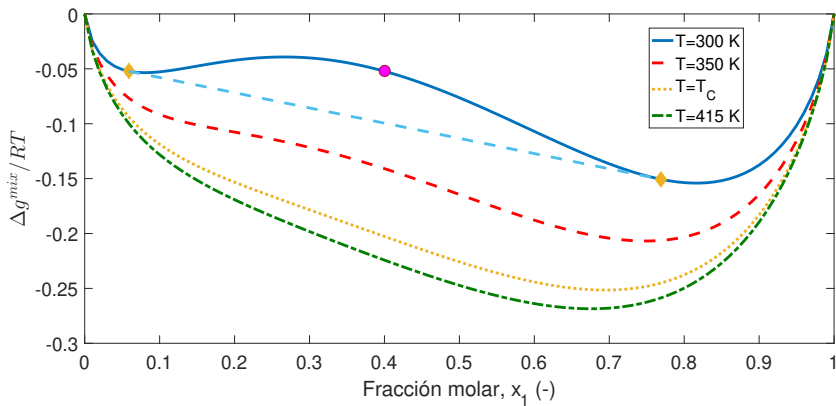
Estabilidad material

$$\left( \frac{\partial \ln(a_k)}{\partial x_k} \right)_{T,p} > 0$$

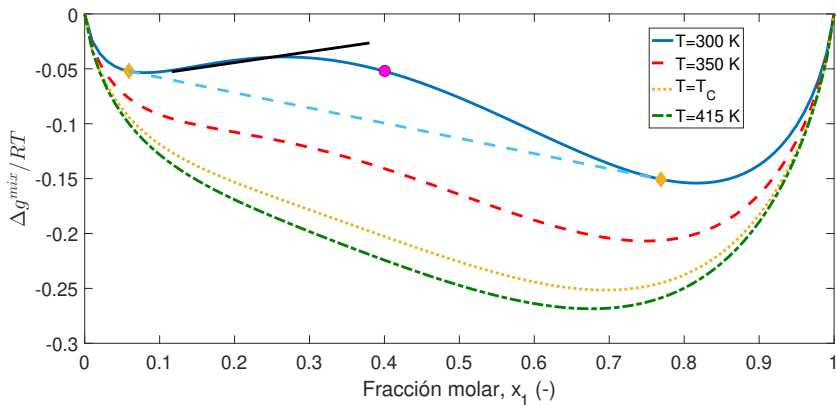
$$\left( \frac{\partial^2 g}{\partial x_1^2} \right)_{T,p} > 0$$

$$\left( \frac{\partial^2 \Delta g^{mix}}{\partial x_1^2} \right)_{T,p} > 0$$

# Estabilidad local y global

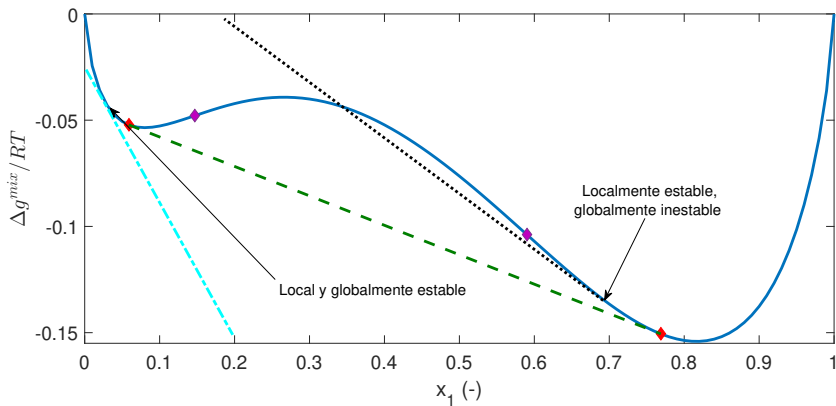


# Criterio del plano tangente de Gibbs





# Criterio del plano tangente de Gibbs



# Curvas espinodal y binodal

Curva espinodal da el límite de estabilidad:

- ▶ Puntos de inflexión de la curva de energía libre.
- ▶ Máximo en la curva de actividad.
- ▶

$$\left( \frac{\partial \mu_k}{\partial n_k} \right)_{T,p,n_j \neq n_k} > 0$$

Curva binodal da las composiciones de ELL:

- ▶ Recta tangente común en diagrama de energía libre.
- ▶ Condición de equilibrio de fases.

## Condición de equilibrio líquido-líquido

$$\mu_k^\alpha = \mu_k^\beta$$

$$\hat{f}_k^\alpha = \hat{f}_k^\beta$$

$$x_k^\alpha \gamma_k^\alpha = x_k^\beta \gamma_k^\beta$$

$$x_k^\alpha \hat{\phi}_k^\alpha = x_k^\beta \hat{\phi}_k^\beta$$

Entre otras tantas alternativas...

Notemos que:

- ▶ En algunos casos, la dependencia del equilibrio con  $T$  está dada solamente por  $\gamma_k$  o  $\hat{\phi}_k$ .
- ▶ En general, el ELL es poco sensible a la presión.
- ▶ Es muy importante la elección de la solución inicial (de lo contrario vamos a obtener soluciones triviales).

# Inestabilidad con Margules de un parámetro

Veamos qué condiciones deben cumplirse con el modelo de Margules de un parámetro,

$$\ln(\gamma_1) = \frac{A}{RT}x_2^2$$

Buscando la derivada de la actividad,

$$\left( \frac{\partial \ln(x_1\gamma_1)}{\partial x_1} \right)_{T,p} = 1 - 2\frac{A}{RT}x_1x_2$$

Para que no haya inestabilidad, requerimos que el mínimo de esa función sea no negativo. El mínimo se encuentra en  $x_1 = x_2 = 0,5$ , luego,

$$0 < 1 - 2\frac{A}{RT} \left( \frac{1}{2} \right)^2,$$

$$\frac{A}{RT} < 2$$

# Algoritmo

Las condiciones de ELL pueden expresarse como

$$K_1^{\alpha,\beta} x_1^\alpha = x_1^\beta$$

$$K_2^{\alpha,\beta} x_2^\alpha = x_2^\beta$$

Sabiendo que

$$x_1^\alpha + x_2^\alpha = 1$$

$$x_1^\beta + x_2^\beta = 1$$

Podemos reordenar las ecuaciones de la siguiente forma,

$$x_1^\alpha = \frac{1 - K_2^{\alpha,\beta}}{K_1^{\alpha,\beta} - K_2^{\alpha,\beta}} \quad (1)$$

$$x_1^\beta = K_1^{\alpha,\beta} x_1^\alpha \quad (2)$$

$$x_2^\alpha = 1 - x_1^\alpha \quad (3)$$

$$x_2^\beta = 1 - x_1^\beta \quad (4)$$

1. Suponer  $K_1^{\alpha,\beta,0}$  y  $K_2^{\alpha,\beta,0}$ ,  $n = 0$
2. Calcular  $x_1^{\alpha,n}$  y composiciones a partir de Ecs. 1 a 4.
3. Estimar  $K_1^{\alpha,\beta,n+1}$  y  $K_2^{\alpha,\beta,n+1}$  a partir del modelo de actividad o EOS.
4. ¿ $|K_j^{\alpha,\beta,n+1} - K_j^{\alpha,\beta,n}| < \varepsilon$ ?
  - ▶ No.  $n = n + 1$  e ir al paso 2.
  - ▶ Sí. Terminar.

Una suposición razonable para componentes poco miscibles consiste en suponer que las fases constan de un componente. Luego,

$$K_1^{\alpha,\beta,0} = \frac{\gamma_1^\alpha}{\gamma_1^\beta} \approx \gamma_1^\infty$$
$$K_2^{\alpha,\beta,0} = \frac{\gamma_2^\alpha}{\gamma_2^\beta} \approx \frac{1}{\gamma_2^\infty}$$

# Temperatura consoluta

Cuando nos encontramos en la temperatura consoluta deben cumplirse las siguientes condiciones:

$$\left(\frac{\partial^2 g}{\partial x_1^2}\right)_{T,p} = 0$$

$$\left(\frac{\partial^3 g}{\partial x_1^3}\right)_{T,p} = 0$$

Si para  $T > T_S$  ocurre que

$$\left(\frac{\partial^2 g}{\partial x_1^2}\right)_{T,p} > 0$$

entonces tenemos una temperatura consoluta superior. En cambio, si para  $T < T_S$  ocurre que

$$\left(\frac{\partial^2 g}{\partial x_1^2}\right)_{T,p} > 0$$

es una temperatura consoluta inferior.

# Temperatura consoluta

Si tenemos un modelo como Margules,

$$g^E = Ax_1x_2$$

tenemos

$$x_1^c = 0,5$$

$$T_c = \frac{A}{2R}$$

Para Van Laar,

$$g^E = \frac{Ax_1x_2}{rx_1 + x_2} \quad r = \frac{A}{B}$$

las condiciones son,

$$x_1^c = \frac{\sqrt{r^2 + 1} - r - r}{1 - r}$$

$$T_c = \frac{2x_1^c x_2^c A r}{R (rx_1^c + x_2)^3}$$



# Equilibrio líquido-líquido-vapor

Cuando ocurre equilibrio líquido-líquido vapor se cumplen las siguientes condiciones:

$$\mu_k^\alpha = \mu_k^V$$
$$\mu_k^\beta = \mu_k^V$$

Para saber si ocurre ELLV debemos chequear si se cumplen o no las condiciones impuestas por el criterio de estabilidad material.