# UTILIZACIÓN DE CO<sub>2</sub>: USOS DIRECTOS Y CONVERSIÓN HIDROTERMAL



Laura Quintana Gómez









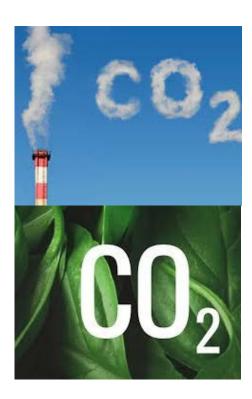








- Usos directos del CO<sub>2</sub>
  - Industria alimentaria y bebidas
  - Agricultura
  - Protrección contra incendios
  - Agente de limpieza
  - Recuperación optimizada de petróleo
  - CO<sub>2</sub> supercrítico
- Conversión de CO<sub>2</sub>
  - Reacciones hidrotermales



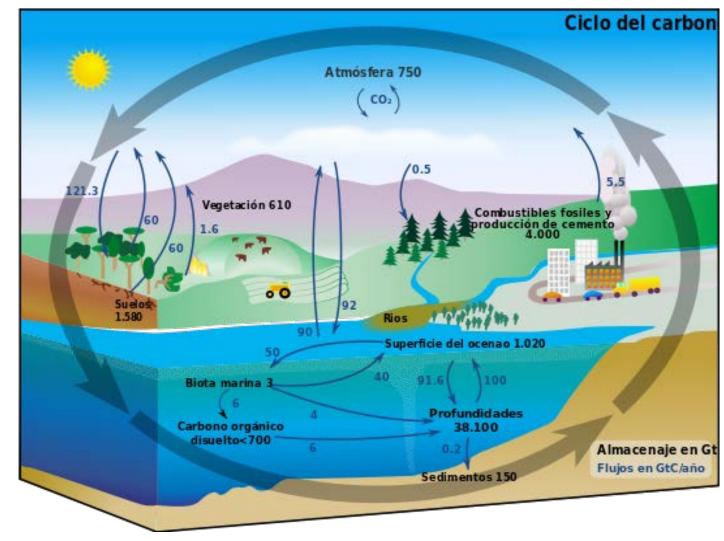
















### UTILIZACIÓN de CO<sub>2</sub>





**VENTAJAS** 

**ABUNDANTE** 

NO TÓXICO

**ORIGEN** 

PLANTAS NH<sub>3</sub>

**DEPÓSITOS NATURALES** 

**CCS** vs **CCU** 







# CO<sub>2</sub> EN INDUSTRIAS DE ALIMENTACIÓN Y BEBIDAS





- CO<sub>2</sub> en bebidas carbonatas
  - Efecto chispeante y gaseoso
  - Efecto microbianiano



- Congelación criogénica
- Transporte
- Aturdimiento de animales









### CO<sub>2</sub> EN LA AGRIGULTURA





- Incrementa la velocidad de la fotosíntesis
- Estimula el crecimiento hasta un 25 %
- Tiempos de cultivo más cortos
- Mayor calidad debido a un crecimiento más fuerte
- Ejemplos: tulipanes, rosas, tomates, pepinos, fresas, berenjenas, cannabis,...













### OTROS USOS DEL CO<sub>2</sub>





- Agente contra incendios
  - Uso de CO<sub>2</sub> en extintores: no deja residuo
  - Sustitución de O<sub>2</sub> en atmósferas explosivas
- Agente limpiador: hielo seco
- Neutralizador de pH
- Recuperación optimizada de petróleo (EOR)





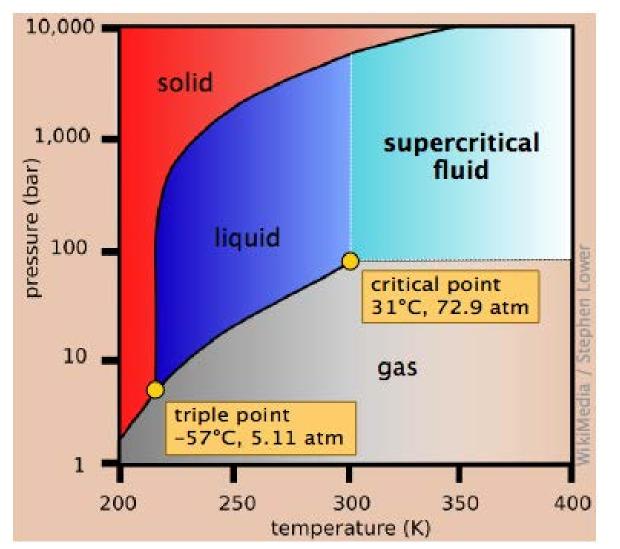


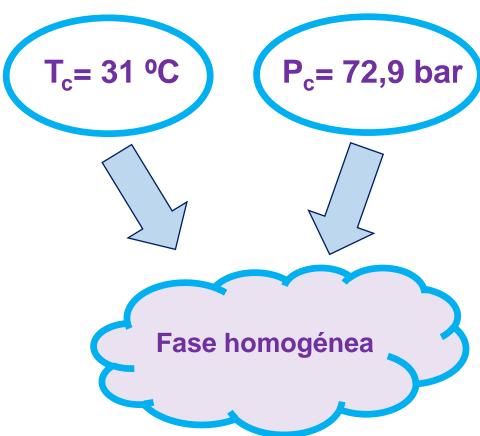


### CO<sub>2</sub> SUPERCRÍTICO













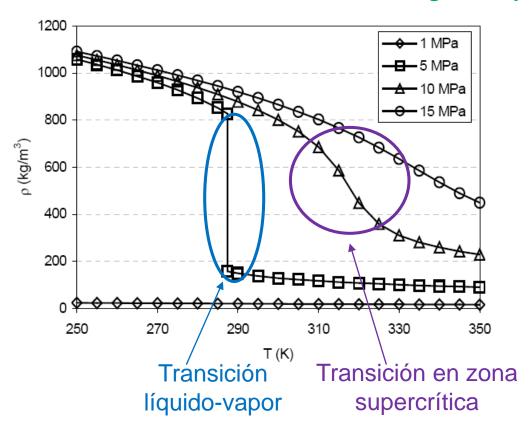
#### FLUIDOS SUPERCRÍTICOS





#### PROPIEDADES DE LOS FLUIDOS SUPERCRÍTICOS

Intermedias entre las de los gases y los líquidos



-La zona supercrítica comprende una zona de transición entre las zonas del líquido y del vapor

- En esa zona, las propiedades varían de forma suave, no de forma abrupta como en un cambio de fase líquido-vapor





### FLUIDOS SUPERCRÍTICOS





#### **COMPARACIÓN DE ESTADOS**

	GAS	FLUIDO SUPERCRITICO		LIQUIDO
	0.1 MPa, 298 K	P <sub>c</sub> , T <sub>c</sub>	4P <sub>c</sub> , T <sub>c</sub>	0.1 MPa, 288 K
$ ho$ kg/m $^3$	1	200 – 500	400 – 900	1000
η kg/(ms)	<b>10</b> <sup>-5</sup>	1.3·10 <sup>-5</sup>	3.9·10 <sup>-5</sup>	<b>10</b> -3
<i>D</i> m²/s	<b>10</b> <sup>-5</sup>	0.7·10 <sup>-7</sup>	0.2·10 <sup>-7</sup>	10 <sup>-9</sup>





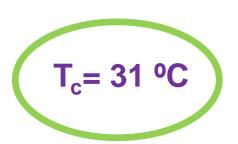
### CO<sub>2</sub> SUPERCRÍTICO

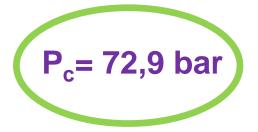




#### ¿POR QUÉ CO<sub>2</sub> SUPERCRÍTICO?

- Barato
- Abundante
- Condiciones de operación suaves
- Inerte
- No tóxico
- No inflamable
- Capacidad de solvatación y densidad similar a la de los líquidos
- Difusividad y viscosidad similar a la de gases









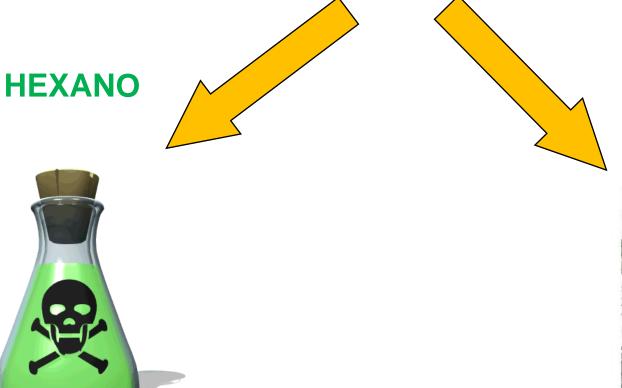
### CO<sub>2</sub> SUPERCRÍTICO





#### ¿POR QUÉ CO<sub>2</sub> SUPERCRÍTICO?

#### SEPARACIÓN DEL DISOLVENTE





 $CO_2$ 

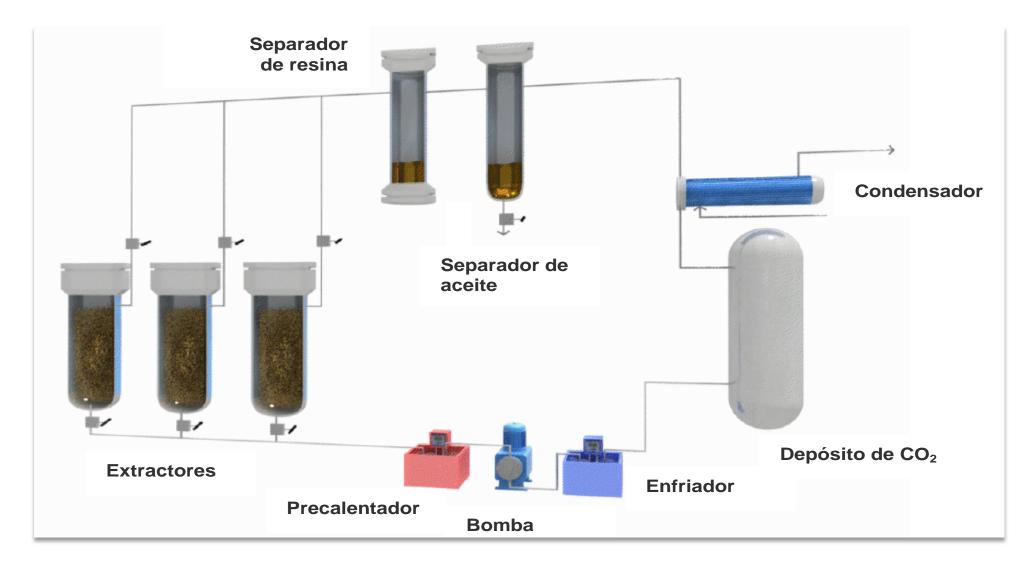




#### EXTRACCIÓN CON FLUIDOS SC















#### **DESARROLLO INDUSTRIAL Y APLICACIONES**

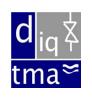
- Extracción de cafeína y otros alcaloides
- Aceites esenciales y especias
- Lúpulo
- Pesticidas en productos vegetales
- TCA del corcho
- Desengrasado
- Limpieza en seco de textiles















#### **VENTAJAS**

- Fácil separación producto-disolvente al final del proceso
- Fácil recuperación y recirculación del disolvente
- El aroma y sabor obtenido de los extractos es más natural
- Minimización de la degradación del producto
- Selectividad elevada Extracciones más rápidas y eficaces
- Eliminación de etapas de concentración
- Proceso sostenible e intensivo





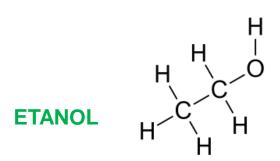


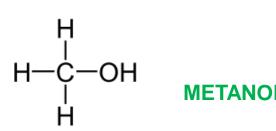




#### **CONDICIONES DE LA EXTRACCIÓN**

- Matriz vs extracto
- Pretratamiento del sólido
  - Molienda
  - Peletización aumenta porosidad del lecho
- Adición de agua (10-40 %)
- Ajuste del pH
- T = 35 40 °C (hasta 70 80 °C)
- P = 10 50 MPa
- Compuestos baja afinidad: adición codisolvente





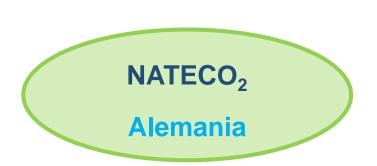








### PRINCIPALES EMPRESAS DESARROLLADORAS DE TECNOLOGÍA SUPERCRÍTICA EN EUROPA



FEYECON
Países Bajos

CHEMATUR Suecia **NATEX** 

**Austria** 







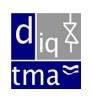


#### EXTRACCIÓN DE CAFEÍNA Y OTROS ALCALOIDES

- Europa, Asia, USA
- Desarrollo industrial 1978
- Extractores de 44 m<sup>3</sup>
- Desde 1989 extractores de 17-20 m<sup>3</sup>
- Más de 100000 t de café descafeinado se obtienen por esta vía en la actualidad en Europa y USA











#### ELIMINACIÓN DE PESTICIDAS DE ARROZ

- NATEX patente
- Planta en Taiwan desde 1997
- 24000 t anuales
- 3 extractores de 6 m<sup>3</sup>
- Presiones > 30 MPa
- Mantiene el aroma del arroz
- Minimiza o elimina tratamientos de lavado
- Elimina la presencia de insectos y huevos



Detalle de la carga de un extractor









#### EXTRACCIÓN DE ACEITES ESENCIALES Y ESPECIAS

- 60 000 t/año
- Europa, Canadá, Sudeste asiático, Nueva Zelanda
- Plantas con 2-3 extractores
- Volumen 0,2 0,8 m<sup>3</sup>
- Presiones: 10 55 MPa
- Varios separadores (fraccionamiento)











#### **EXTRACCIÓN DE LÚPULO**

- Plantas de extracción con CO<sub>2</sub> líquido a 6 MPa
- Plantas de extracción con CO<sub>2</sub> SC a 30-35 MPa
- Plantas con 3-4 extractores
- Volumen  $4 6.5 \text{ m}^3$



Planta de extracción de lúpulo. Polonia









#### **EXTRACCIÓN DE LÚPULO**



Planta de extracción de lúpulo y alimentos funcionales. Nueva Zelanda, 2002



3 Extractores



Volumen 0,85 m<sup>3</sup>



Presión: 55 MPa



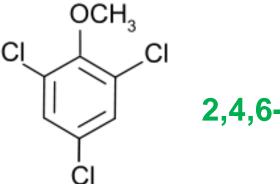






#### EXTRACCIÓN DEL TCA DEL CORCHO

- Demanda de 20000 millones de tapones de corcho anuales
- Mayores productores de corcho: España y Portugal
- Aroma perjudicial: 2,4,6-tricloroanisol (TCA)
- Impacto económico: más de 10000 millones de dólares



2,4,6-tricloroanisol







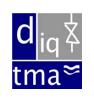


#### EXTRACCIÓN DEL TCA DEL CORCHO

- Primera instalación a gran escala: San Vicente de Alcántara (España)
- Año de instalación: 2005
- 3 extractores
- Volumen: 8 m<sup>3</sup>
- Procesamiento: 2500 t/año







### CONVERSIÓN DE CO<sub>2</sub>



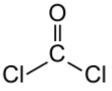


#### **APLICACIONES INDUSTRIALES**

- Urea
- Ácido salicílico (proceso Kolbe-Schmitt)
- Síntesis de NaHCO<sub>3</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> (proceso Solvay)
- Carbonatos orgánicos: CO<sub>2</sub> en sustitución de fosgeno
- Síntesis de methanol (proceso ICI): gas de síntesis enriquecido con CO<sub>2</sub>

#### **APLICACIONES POTENCIALES**

Ácido fórmico, metanol, metano, dimetiléter y etanol



fosgeno





#### Captura de CO<sub>2</sub>: proceso





$$CO_2 + 2R^1R^2NH \leftrightarrow R^1R^2NCOO^- + R^1R^2NH_2^+$$
carbamato

$$CO_2 + R^1R^2NH + H_2O \leftrightarrow HCO_3^- + R^1R^2NH_2^+$$
  
bicarbonato

#### **INCONVENIENTES**<sup>1</sup>

- Regeneración de la amina por desorción a 100-150 °C: gran consumo de energía
- Puede causar la degradación del disolvente
- Más de la mitad de la energía empleada se debe a la regeneración del disolvente
- Necesidad de comprimir y bombear la corriente de CO<sub>2</sub> generada a baja presión: gran coste



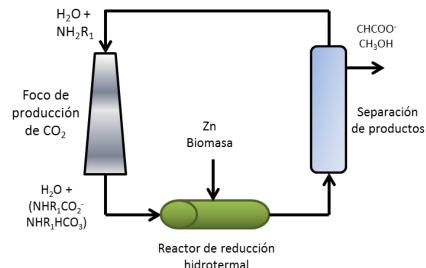


# Captura y conversión de CO<sub>2</sub>: proceso integrado



#### **VENTAJAS**

- Se eliminan los procesos de separación y purificación
- Se evita el uso de catalizadores complejos
- Carbamatos y carbonatos más reactivos que el CO<sub>2</sub> gaseoso
- Uso de metales o alcoholes (subproductos de la biomasa) como reductores
- El medio de reacción es agua: abundante, barato y medioambientalmente sostenible







# Captura y conversión de CO<sub>2</sub>: impacto socioeconómico



- Energía limpia, segura y eficiente: acoplamiento con centrales térmicas
- Flexibilidad producción de un amplio abanico de productos: MeOH, ácido fórmico...
- Proceso simple lo que favorece su implementación práctica
- Uso de derivados de biomasa como reductores: revalorización de residuos agroforestales
- Disminución importación de combustibles: reducción del precio de la energía
- Re-industrialización cerca de plantas térmicas



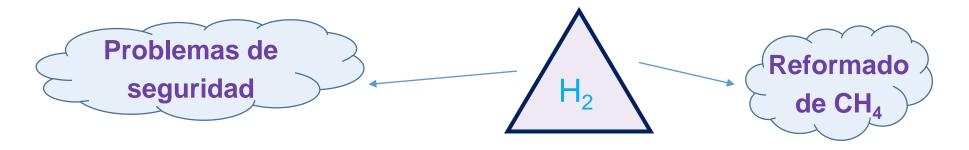


### CONVERSIÓN HIDROTERMAL DE CO2





#### ORIGEN DE LA VIDA EN RESPIRADEROS OCEÁNICOS HIDROTERMALES



- Síntesis de compuestos oxigenados e hidrocarburos a partir de CO<sub>2</sub> empleando el agua como fuente de hidrógeno
- Serpentinización del olivino
  - Metano, etano y propano: 300 °C y 500 bar¹
  - Metano: 300 °C and 350 bar<sup>2</sup>



Respiraderos oceánicos hidrotermales





### CONVERSIÓN HIDROTERMAL DE CO2





#### **GLUCOSA COMO REDUCTOR**



La glucose se obtiene a partir de biomasa lignocelulósica



La biomasa lignocelulósica se compone de celulosa, hemicelulosa y lignina

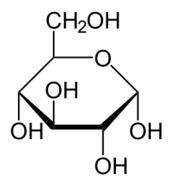


Disponible en todo el mundo, sostenible, y barato (residuo)



Conversión en productos útiles a través de procesos hidrotermales

Glucosa







### CONVERSIÓN HIDROTERMAL DE CO2





#### RESIDUOS DE BIOMASA COMO REDUCTORES



Reactor de 100 mL



Agujas de pino (PN)



Bagazo de caña de azúcar (SB)

Secado a 105 °C durante la noche





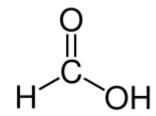
### CONVERSIÓN HIDROTERMAL DE CO<sub>2</sub>





#### ¿POR QUÉ ÁCIDO FÓRMICO?

- Conservante
- Insecticida
- Intermediario industrial
- Almacenamiento de hidrógeno: celdas de combustible



**Ácido fórmico** 





#### **AGRADECIMIENTOS**





- María Dolores Bermejo Roda
- Ángel Martín Martínez
- María Andérez Fernández
- Juan Ignacio del Río
- Miguel Viguera Sáenz
- Lourdes Calvo Garrido



FONDO EUROPEO DE DESARROLLO REGIONAL











### **MUCHAS GRACIAS**



FONDO EUROPEO DE DESARROLLO REGIONAL



