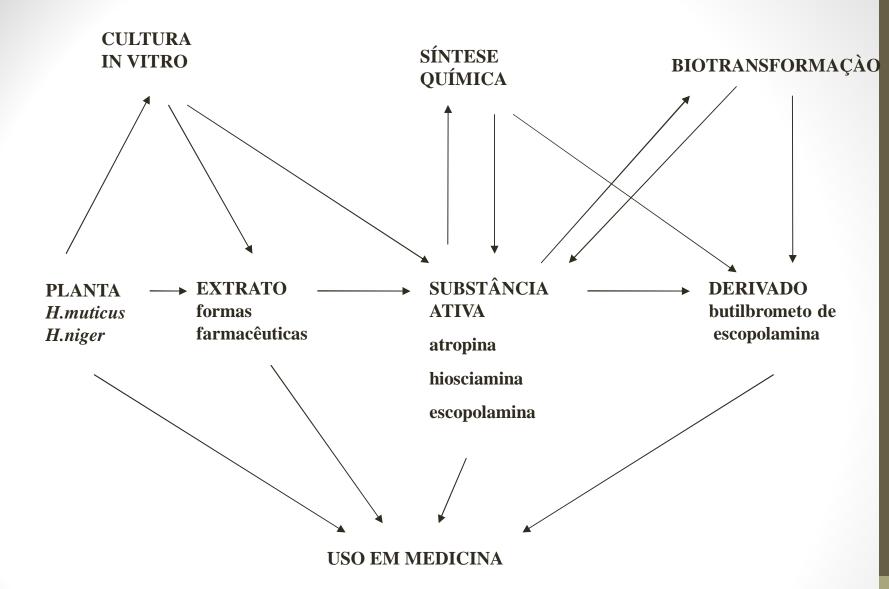
FARMACOGNOSIA II

Etapas de Obtenção de um Fitoterápico CULTIVO DA IDENTIFICAÇÃO CORRETA				
CULTIVO DA	IDENTIFICAÇÃO CORRETA			
ESPÉCIE	FATORES: INFLUENCIAM	SOLO	ADUBAÇÃOAERAÇÃOpH	
		CLIMA	LUZTEMPERATURAVENTO	
		CLIMÁTICO- EDÁFICOS	ÁGUACO₂	
COLHEITA	• ÉPOCA			
	PARTE DA PLANTA	Α		
ESTABILIZAÇÃO	CALORSOLVENTES			
SECAGEM	NATURAL	001		
OLOAOLIII	INATORAL	• SOL		
		• SOMBRA		
	ARTIFICIAL			
ARMAZENAMENTO	 TEMPO MÍNIMO 			
	DROGA INTEIRA			
MOAGEM	TAMANHO DE PARTÍCULA			
EXTRAÇÃO: SOLVENTES	PROCESSO	• PERCOLAÇÃO		
		• MACERAÇÃO		
	ESCOLHA DO SOLVENTE			



OBTENÇÃO DE FORMAS FARMACÊUTICAS A PARTIR DE Hyoscyamus

PROCESSOS EXTRATIVOS

PROCESSOS EXTRATIVOS

- EXTRAÇÃO POR SOLVENTES
- DESTILAÇÃO POR ARRASTE A VAPOR

EXTRAÇÃO POR SOLVENTES

FATORES QUE INFLUENCIAM A EXTRAÇÃO POR SOLVENTES

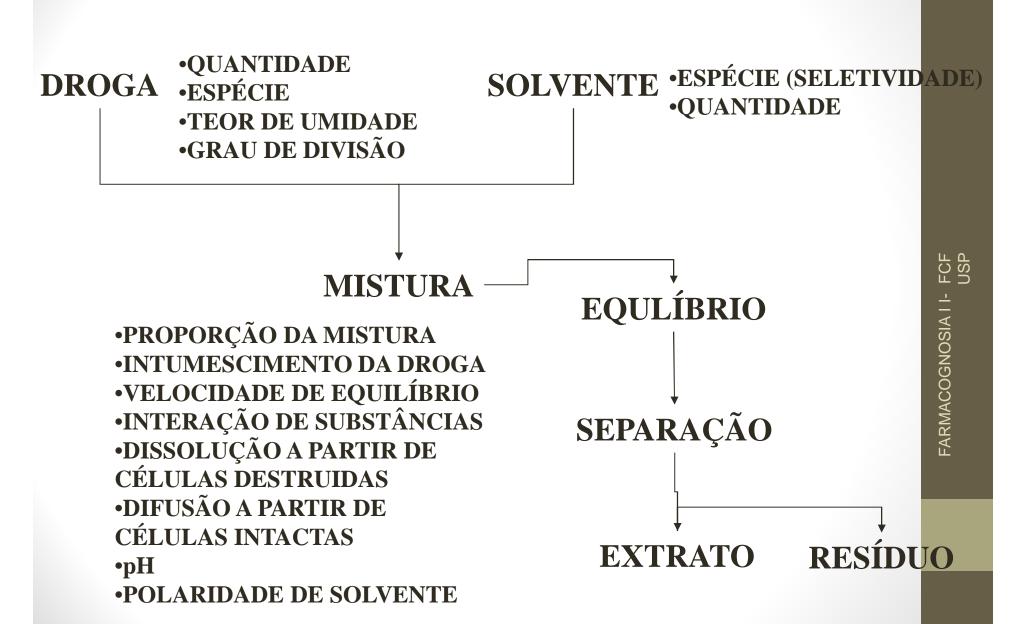
- DIVISÃO DA DROGA
- PARTE DA PLANTA
- LOCAL EM QUE SE ENCONTRA O P.A. NA PLANTA
- AGITAÇÃO
- TEMPERATURA
- SUBSTÂNCIAS ACOMPANHANTES
- TENSÃO SUPERFICIAL
- NATUREZA DO SOLVENTE
- TEMPO DE EXTRAÇÃO

PROCESSOS DE EXTRAÇÃO POR SOLVENTES

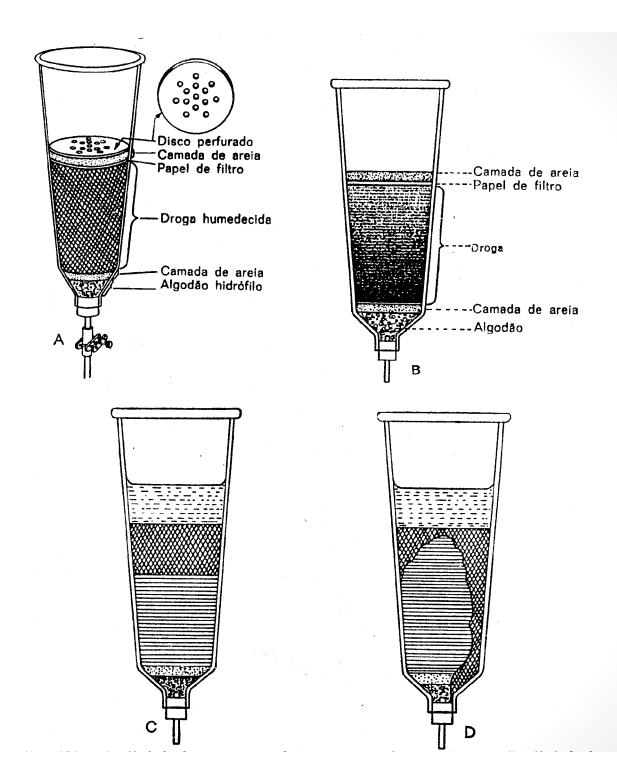
- PROCESSOS EXTRATIVOS
 - MACERAÇÃO
 - PERCOLAÇÃO
 - EXTRAÇÃO POR SOXHLET
 - EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO

MACERAÇÃO

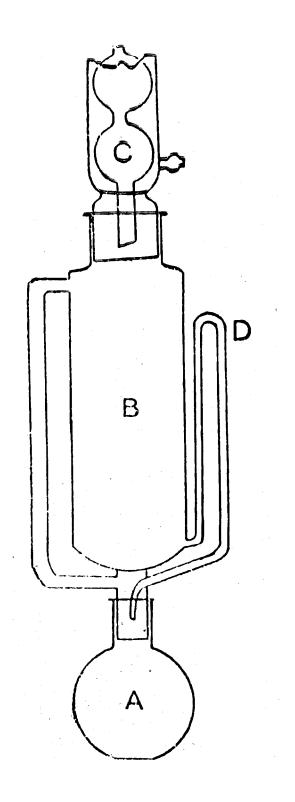
MACERAÇÃO



PERCOLAÇÃO



EXTRAÇÃO CONTÍNUA SOXHLET



EXTRAÇÃO

CONTÍNUA

APARELHO

DE SOXHLET



EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO

EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO

- ACIMA DE CERTA PRESSÃO E TEMPERATURA, SUBSTÂNCIAS NÃO CONDENSAM, EVAPORAM, MAS EXISTEM COMO FLUIDO => ESTADO CRÍTICO (1822)
- nestas condições, o líquido e o gás possuem mesma densidade, não existindo divisão entre as duas fases ⇒ estado crítico

FARMACOGNOSIA I I-

EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO

- ÁGUA
- $T_{\rm C} = 374^{\rm o}{\rm C}$ $P_{\rm C} = 220a{\rm tm}$

 \circ CO₂

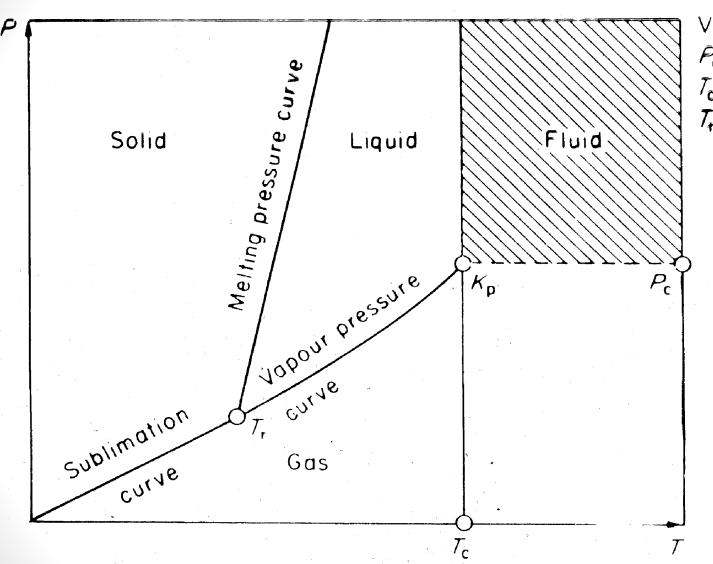
- $T_{\rm C} = 31^{\rm o}{\rm C}$ $P_{\rm C} = 74a{\rm tm}$
- FLUIDOS SUPERCRÍTICOS PROPRIEDADES INTERMEDIÁRIAS ENTRE FASE LÍQUIDA E GASOSA
- UTILIZADO PARA ÓLEOS ESSENCIAIS, **PRINCIPALMENTE**
- PODEM SER ADICIONADOS MODIFICADORES, COMO METANOL

EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO

VANTAGENS

- CO₂ não deixa resíduos de solvente no produto
- não é utilizada temperatura elevada
- solubilidade adequada, modificando pressão e temperatura
- baixo custo do solvente

DIAGRAMA DE FASES



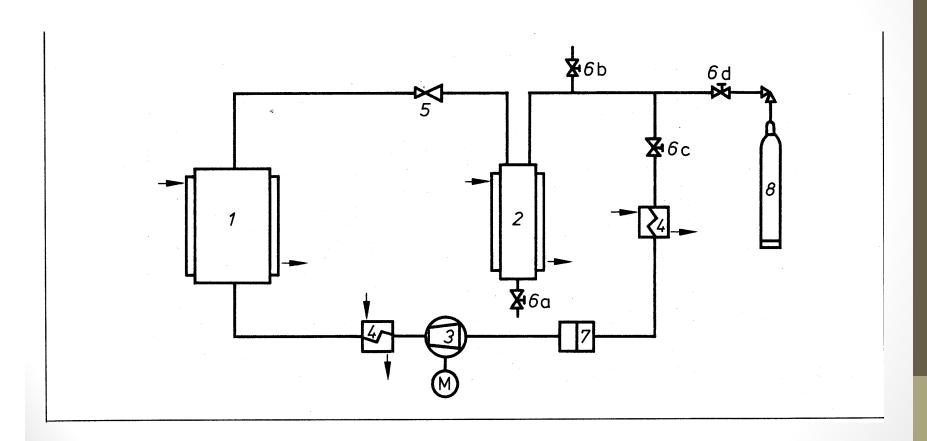
Values for CO_2 $P_c=73.834$ bar $T_c=304.04$ K $T_t=216.58$ K

5.18 bar

GASES POSSÍVEIS PARA EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO

GAS	T _c (⁰ C)	P _c (bar)
Nitrogênio	-147,00	33,934
Metano	-82,49	46,407
Dióxido de carbono	31,00	73,836
Etano	32,25	48,839
Etileno	9,21	50,313
Óxido nitroso	36,45	72,549
Dióxido de enxofre	157,50	79,841
Propano	96,85	42,557
Propileno	91,60	46,103
Amonia	132,40	112,998
Hexafluoreto de enxofre	45,56	37,602

EXTRAÇÃO POR FLUIDO SUPERCRÍTICO



DESTILAÇÃO POR ARRASTE A VAPOR

FARMACOGNOSIA I I- FCF USP

PRESSÃO DE VAPOR DE 2 LÍQUIDOS IMISCÍVEIS

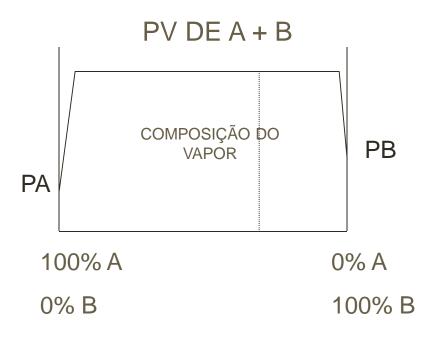


DIAGRAMA DA COMPOSIÇÃO PONTO DE EBULIÇÃO

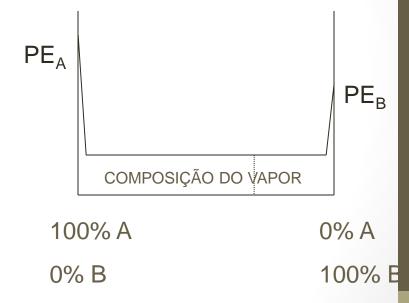
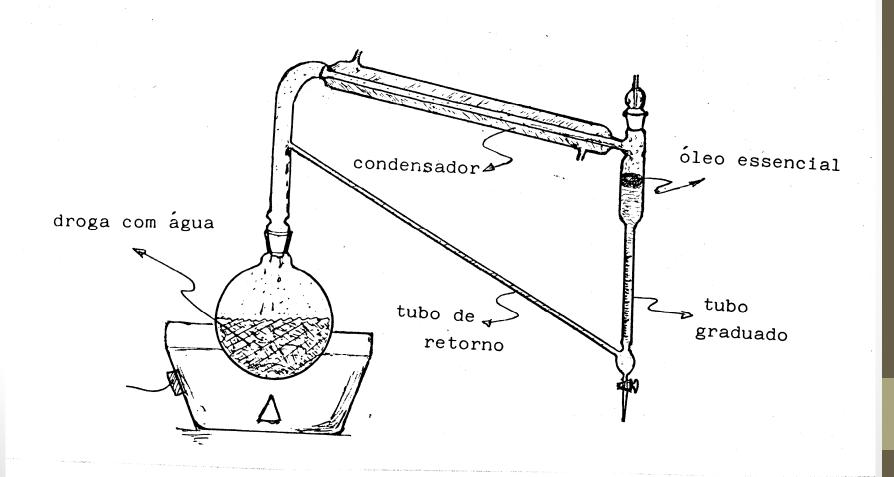


DIAGRAMA DA COMPOSIÇÃO DA PRSSÃO DE VAPOR

APARELHO DE CLEVENGER



PURIFICAÇÃO DE EXTRATOS VEGETAIS

EXTRAÇÃO

LÍQUIDO-LÍQUIDO

EXTRAÇÃO LÍQUIDO-LÍQUIDO

- COEFICIENTE DE PARTIÇÃO
- LEI DE NERNST
 - Adicionando-se um soluto parcialmente solúvel a dois solventes imiscíveis entre si, aquele sempre se distribuirá na mesma razão entre os dois solventes

COEFICIENTE DE PARTIÇÃO

 $K = C_A / C_B$

K = coeficiente de partição ou distribuição

C_A = concentração do soluto em A

C_B = concentração do soluto em B

A e B = dois solventes imiscíveis

Questões

- Comparar os processos de maceração e percolação, comentando as vantagens e desvantagens
- Quais as vantagens e desvantagens da extração contínua, por Soxhlet?
- Comparar os processos de hidrodestilação e de extração por fluido supercrítico.
- Considerando-se os coeficientes de partição da cafeína K água/clorofórmio = 0,12 e K água/benzeno = 2,18, indicar o solvente mais eficiente na sua extração a partir de uma solução aquosa. Justificar a resposta.