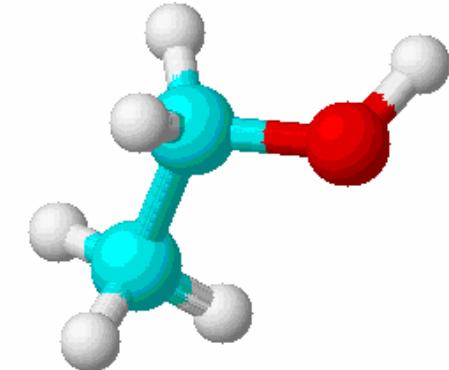
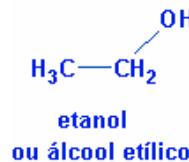


# Produção de Etanol



branco = hidrogênio  
verde = carbono  
vermelho = oxigênio

## CARACTERÍSTICAS

- ✓ líquido incolor
- ✓ cheiro característico, volátil, inflamável e solúvel em água
- ✓ ponto de ebulação: 78°C
- ✓ baixo ponto de fusão: -144,1°C

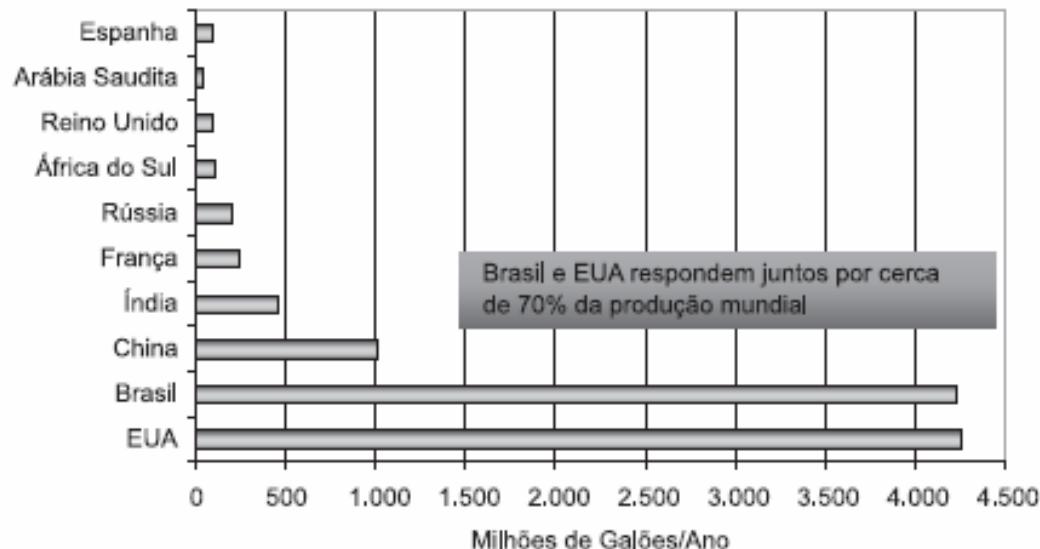
## USOS

- ✓ solvente na fabricação de tintas, lacas, vernizes e perfumes
- ✓ combustível
- ✓ preparação de produtos farmacêuticos
- ✓ desinfetante
- ✓ fluido térmico em termômetros abaixo dos -40°C
- ✓ produto de partida para várias sínteses orgânicas:
  - por oxidação origina acetaldeído e depois ácido acético
  - pode ser desidratado para formar éter
  - pode ser usado na síntese do butadieno (borracha sintética)

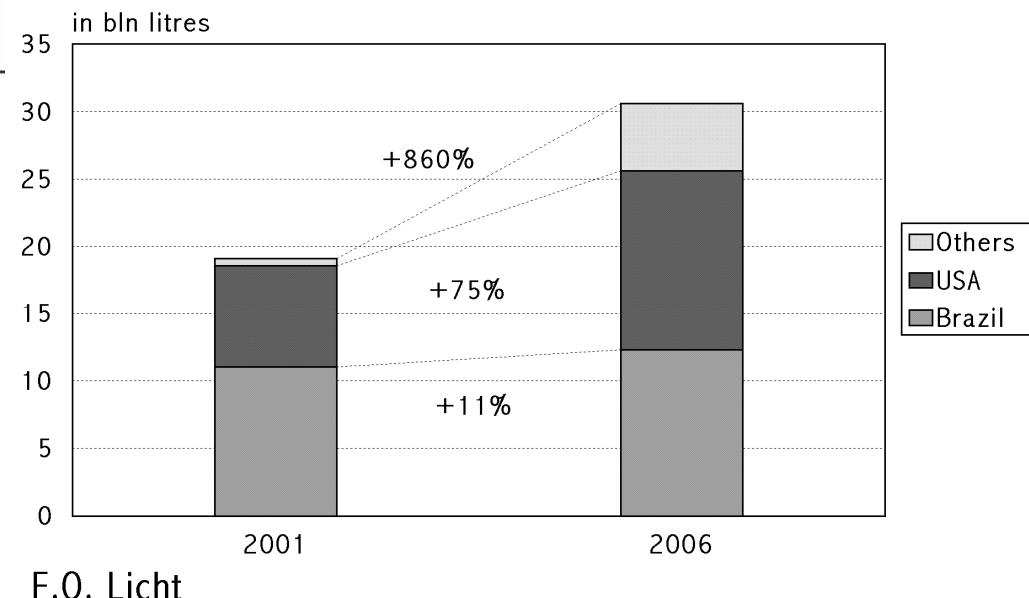
# Produção Mundial de Etanol Combustível

## Dez Maiores Produtores de Etanol\*

(89% da Produção Mundial em 2005)

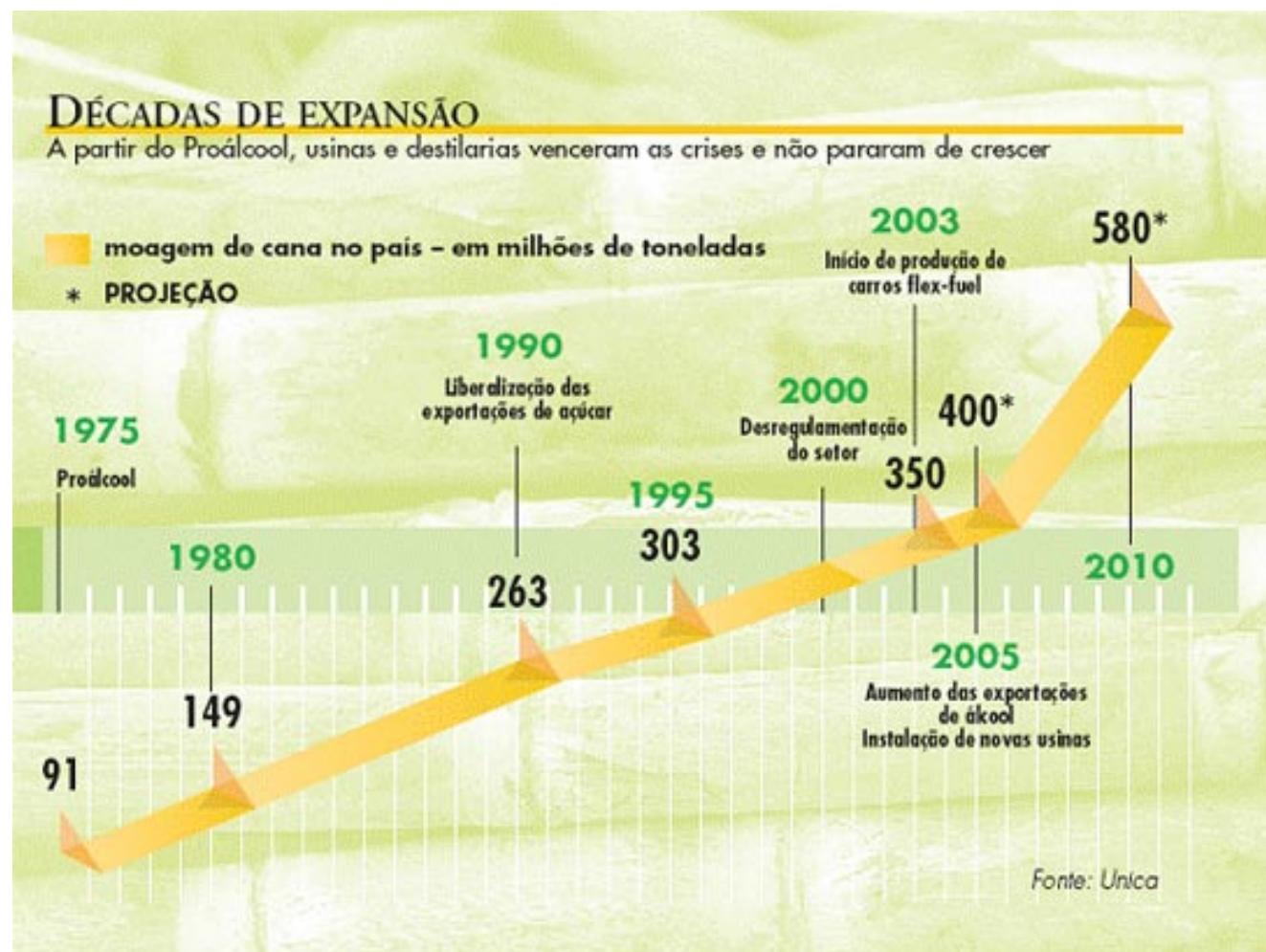


Fonte: RFA (F.O.Licht).



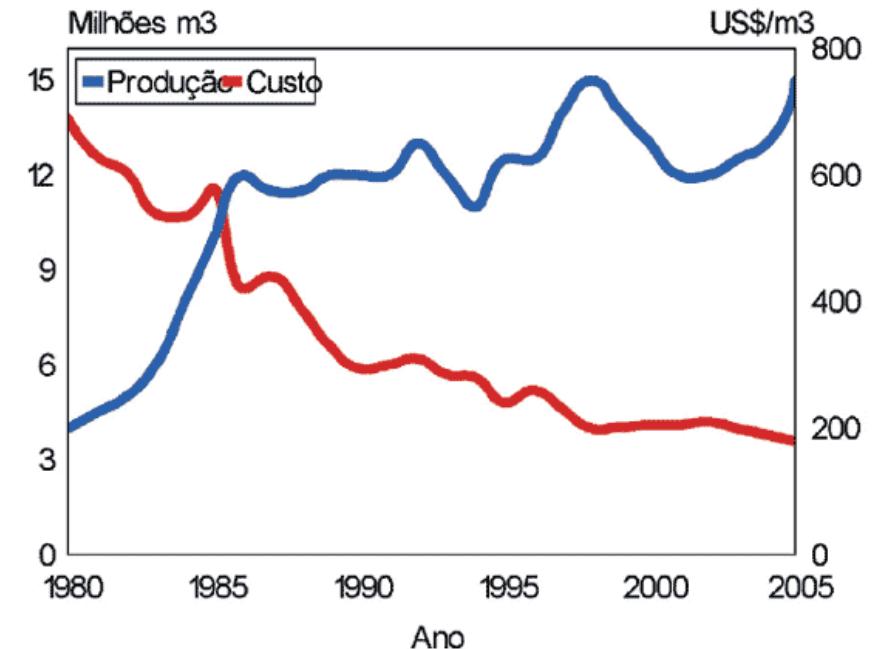
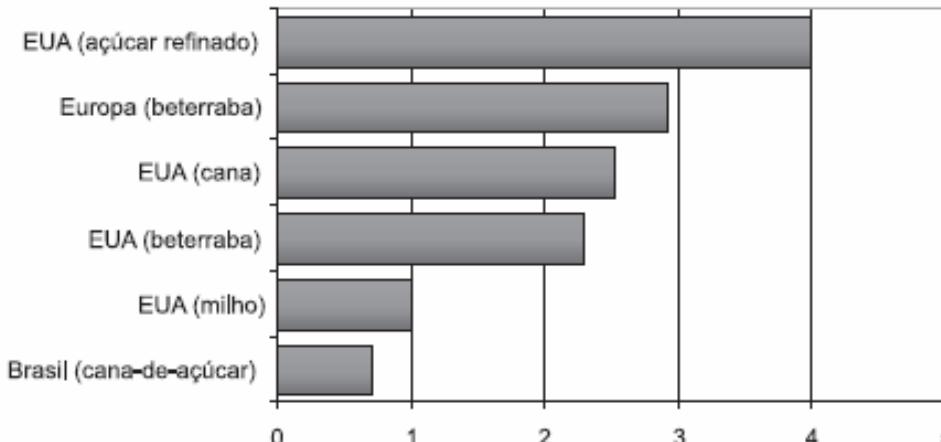
F.O. Licht

# Produção de Etanol no Brasil



# Custos Associados à Produção de Etanol

**Custo de Produção do Etanol**  
(US\$/Galão)

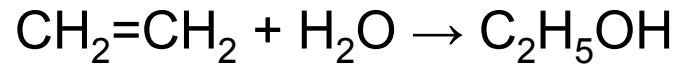


Fonte: USDA.

**CUSTOS DE PRODUÇÃO**  
(*Earth Trends Update*, Março 2007):  
Cana de Açúcar - U\$ 0,34 / L  
Milho - U\$ 0,50 / L  
Celulose - U\$ 1,10 / L

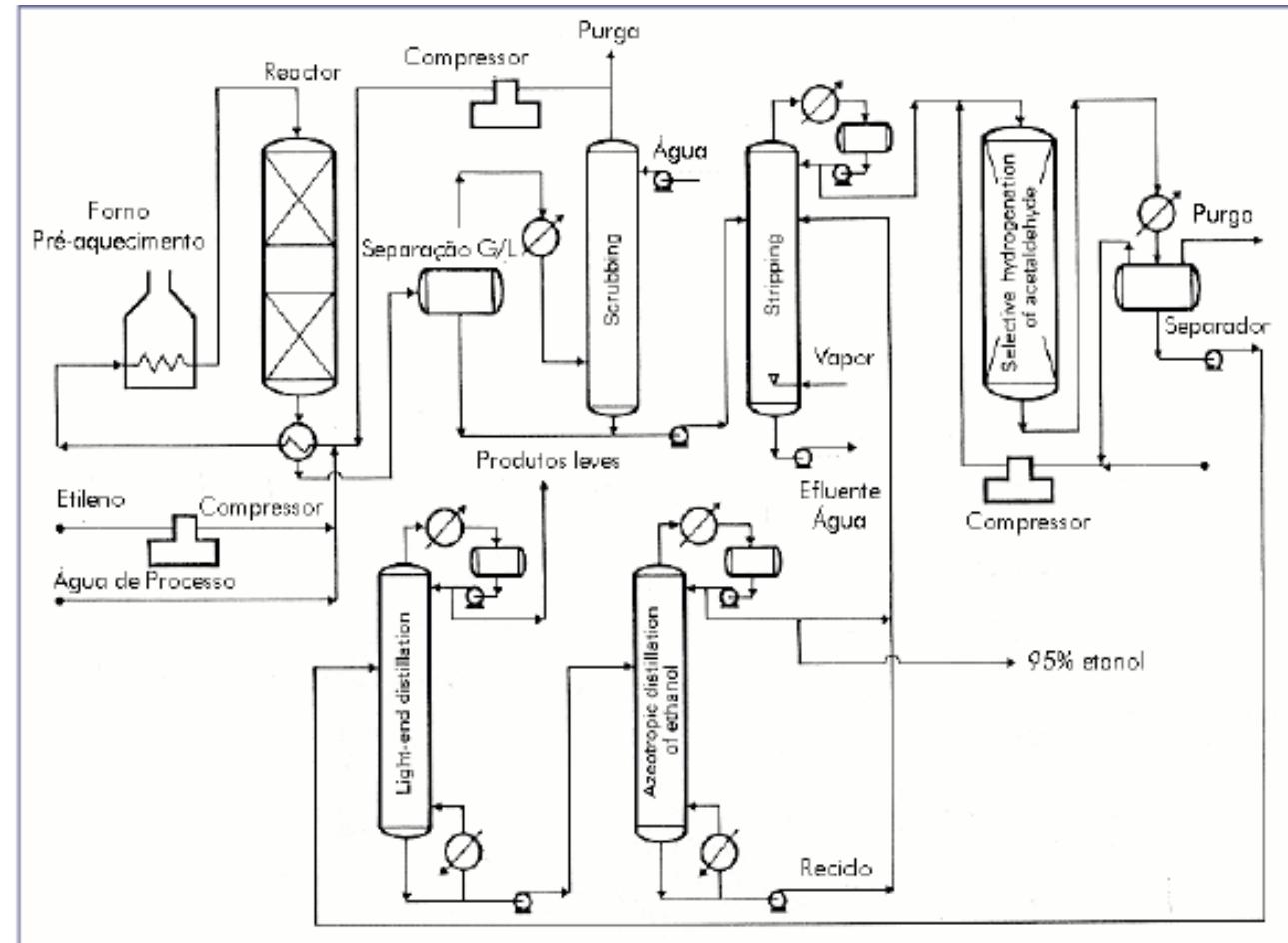
# Processos Industriais de Produção de Etanol

## 1. HIDRATAÇÃO DIRETA DO ETILENO



( $\Delta H_{298}^0 = -45 \text{ kJ/mol}$ )

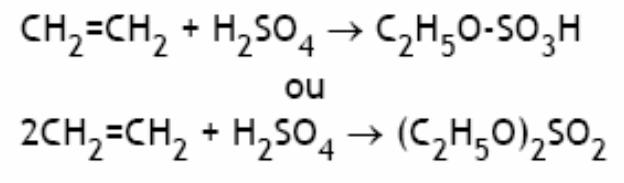
Catalisador:  
 $\text{H}_3\text{PO}_4$  em suporte  
de sílica



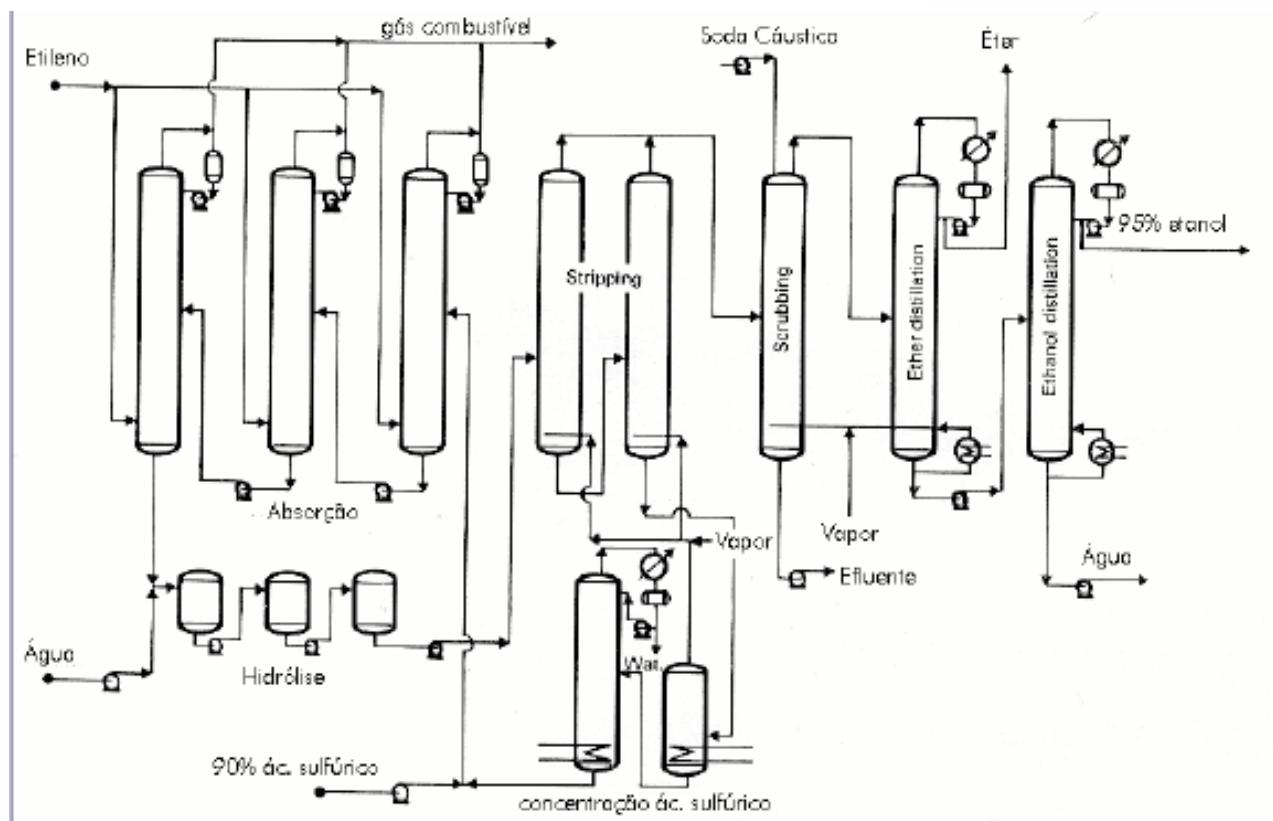
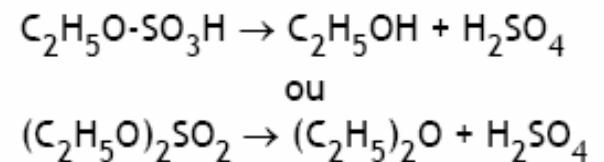
# Processos Industriais de Produção de Etanol

## 2. HIDRATAÇÃO INDIRETA DO ETILENO

*Esterificação*

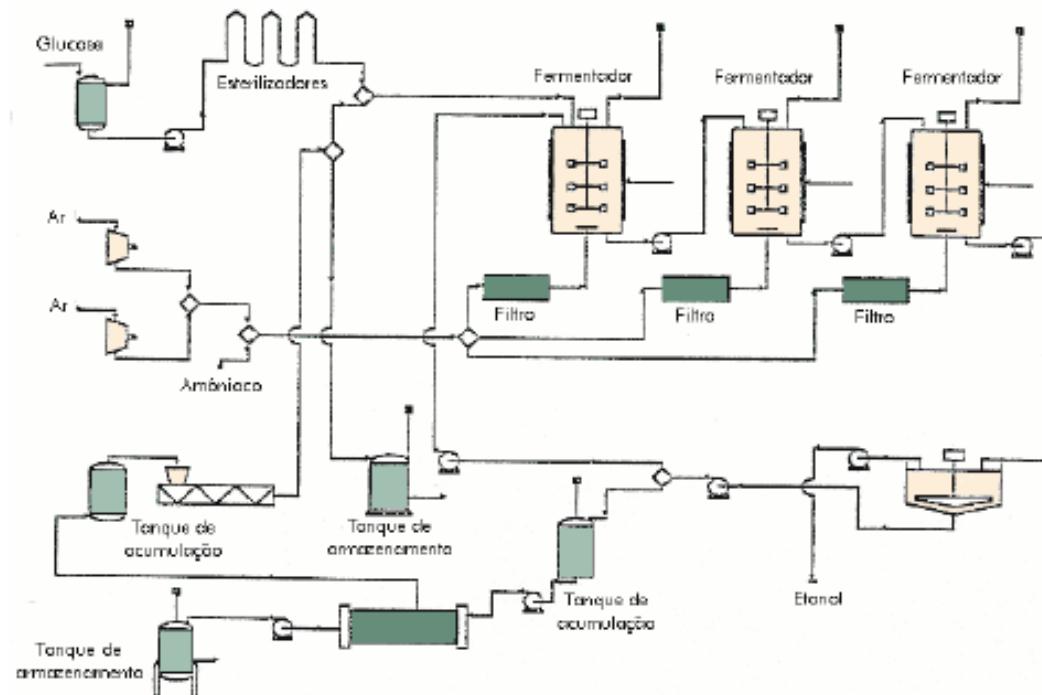
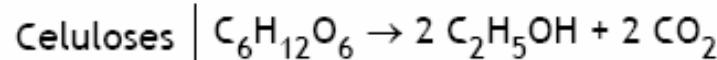
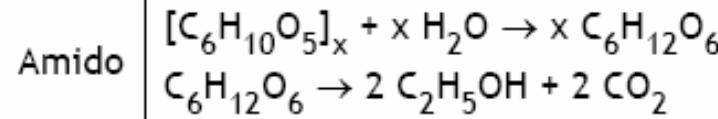
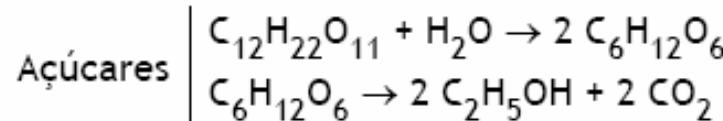


*Hidrólise dos  
ésteres sulfúricos*



# Processos Industriais de Produção de Etanol

## 3. FERMENTAÇÃO



# Composição das Matérias-Primas

## CALDO DE CANA DE AÇÚCAR:

COMPONENTES	VARIAÇÃO(%)
Água	65 - 75
Pentosana	1,75 - 2,25
Açúcares	12 - 18
Matérias minerais: Si, K, Ca, Mg, Na, etc	0,10 - 0,80
Sacarose	11 - 18
Glicose	0,20 - 1,00
Gorduras e Cêras	0,15 - 0,25
Frutose	0,00 - 0,60

COMPONENTES	VARIAÇÃO (%)
Ácidos combinados	0,10 - 0,15
Fibra	8 - 16
Ácidos livres	0,10 - 0,15
Matérias nitrogenadas: aminoácidos, amidas, albuminóides, nitratos	0,20 - 0,60
Celulose	5,00 - 6,50
Pento-hexosanas	0,25 - 0,75
Lignina	1,50 - 2,50
Vitaminas	não dosadas

## MELAÇO:

62% de açúcares (32% de sacarose, 14% de glicose, 16 % frutose)  
20% de água  
8% de cinzas  
3% de matérias nitrogenadas  
7% de outros componentes (gomas e ácidos)

# Composição das Matérias-Primas

## MILHO:

59 - 70% de extractivos não nitrogenados  
9 - 15% de água  
1,5 - 8,5% de material celulósico  
1,3 - 4% de cinzas

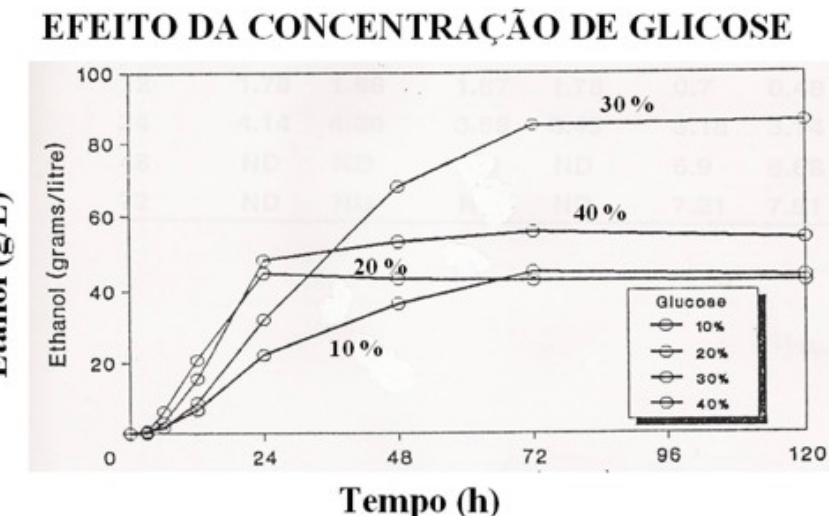
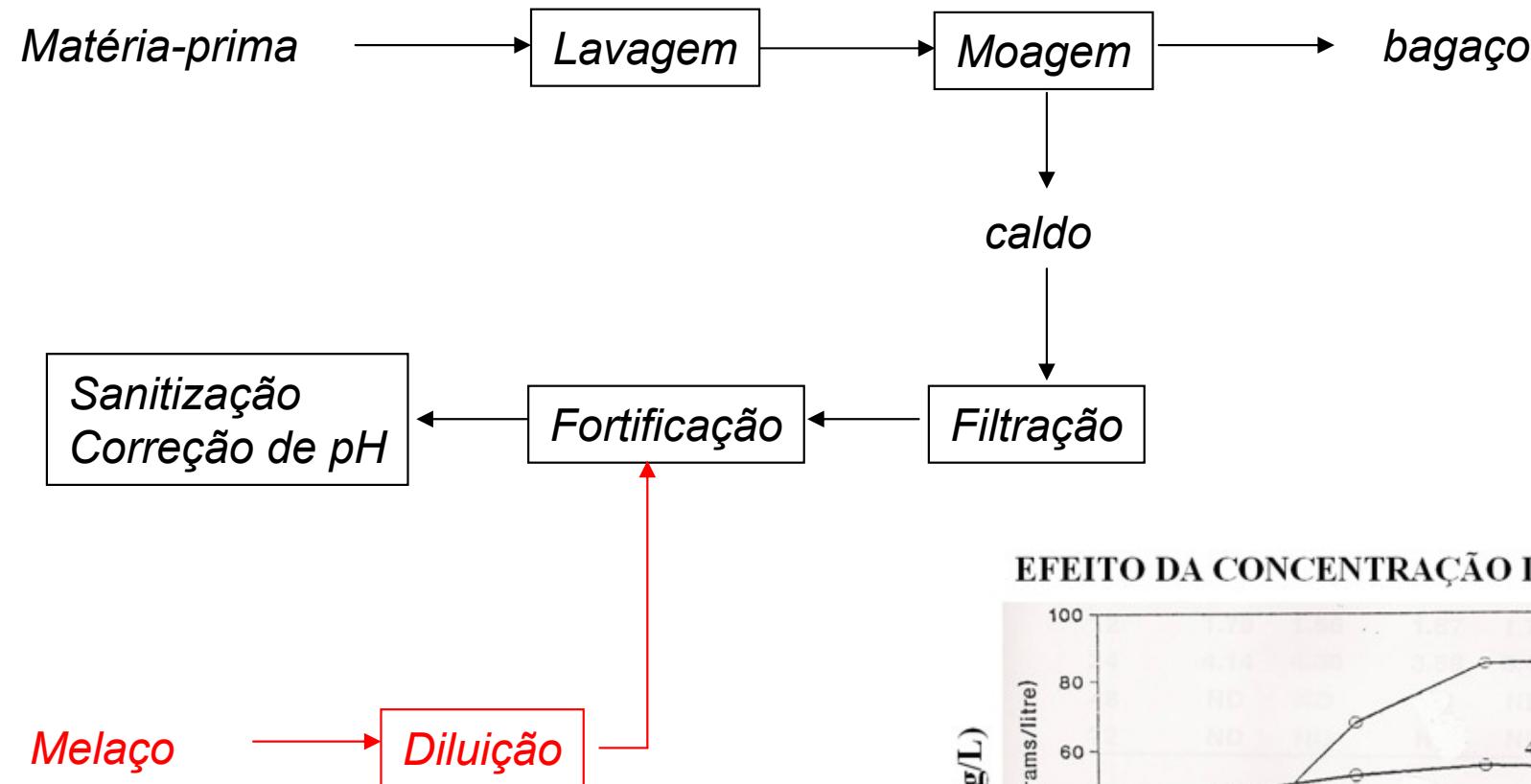
Raw Material	Production / ha (kg)	Quantity of Product (liter of Ethanol)	Quantity of Ethanol / ha
SUGAR CANE	85,000	12 kg	7,080 liter
CORN	10,000	2.8 kg	3,570 liter

## RESÍDUOS CELULÓSICOS (PALHA DE CANA DE AÇUCAR):

Celulose	45,1%
Hemicelulose	25,6%
Lignina	12,7%
Outras Matérias Orgânicas	4,3%
Cinzas	8,0%
Umidade	9,7%

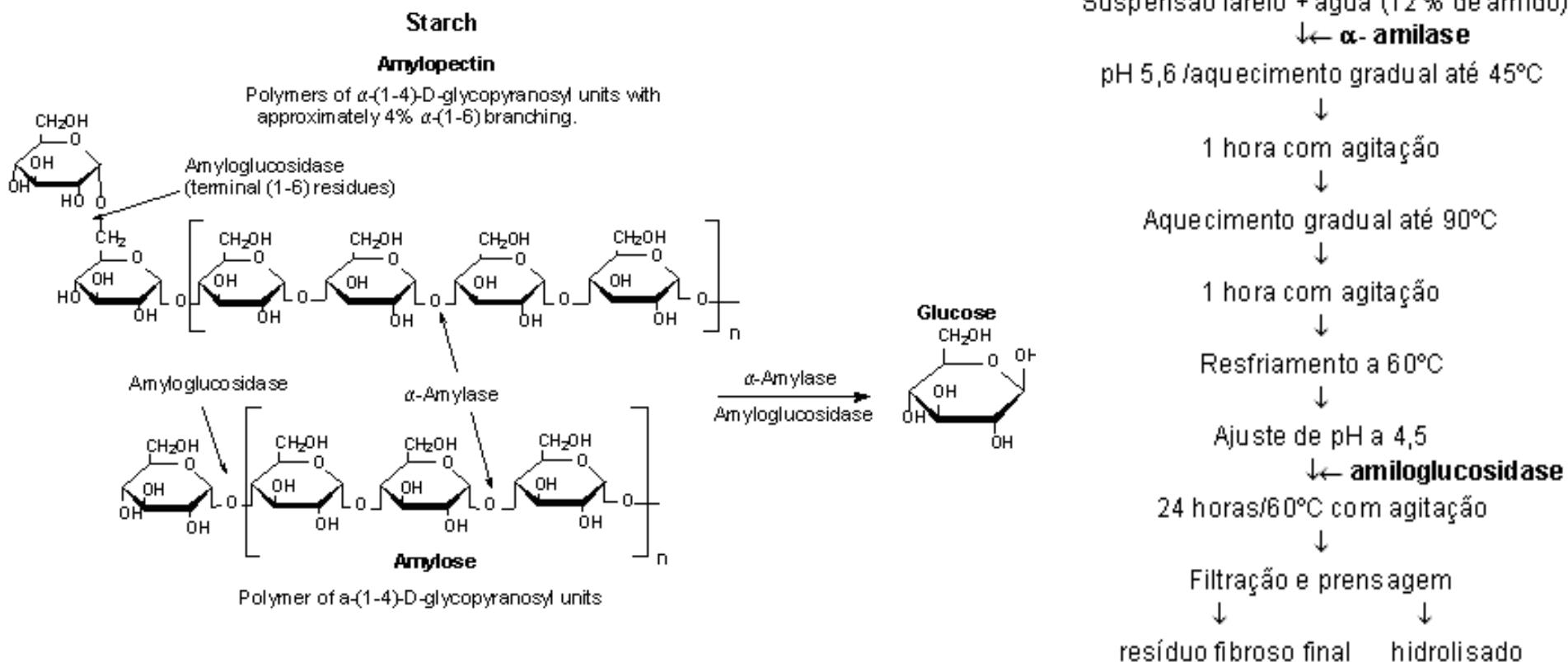
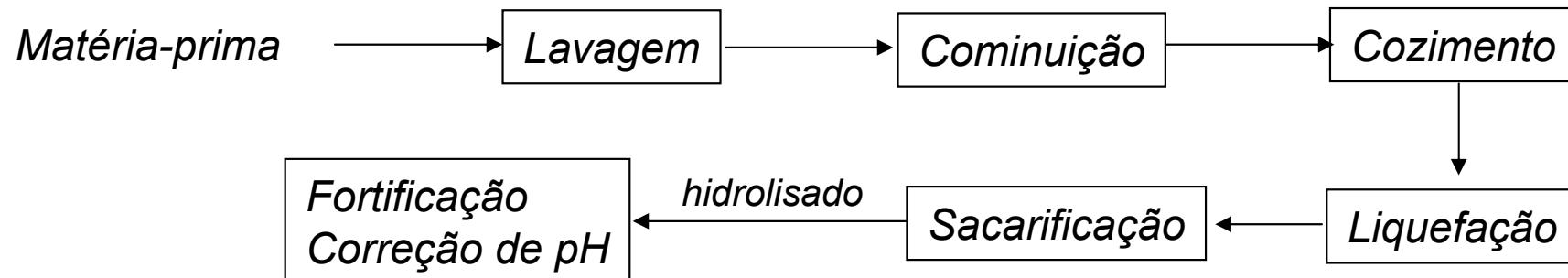
# Tratamento das Matérias-Primas

## 1. SACARÍNEAS (cana de açúcar)



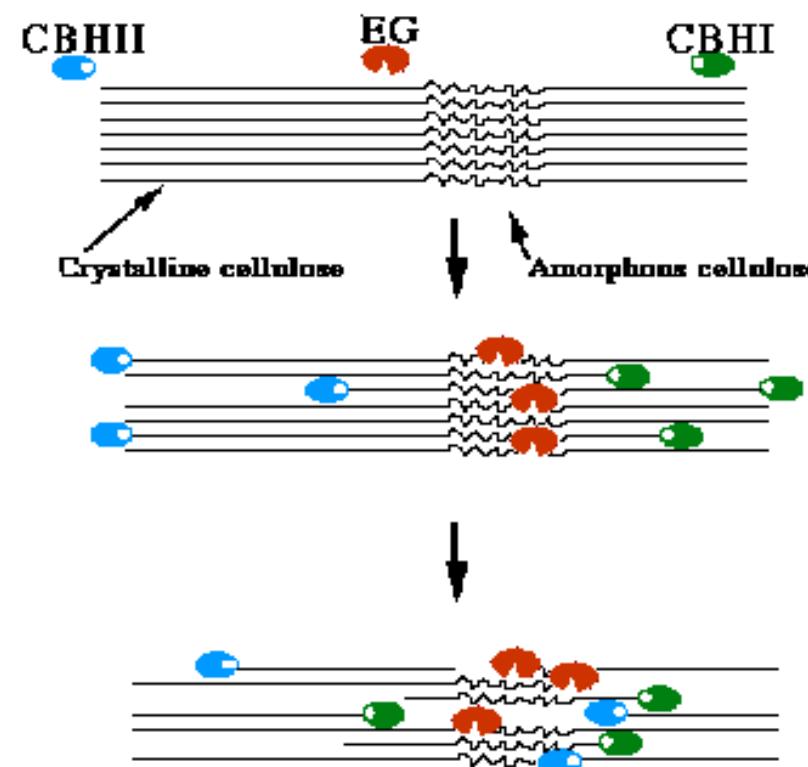
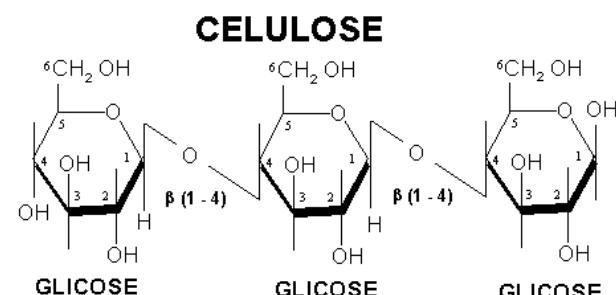
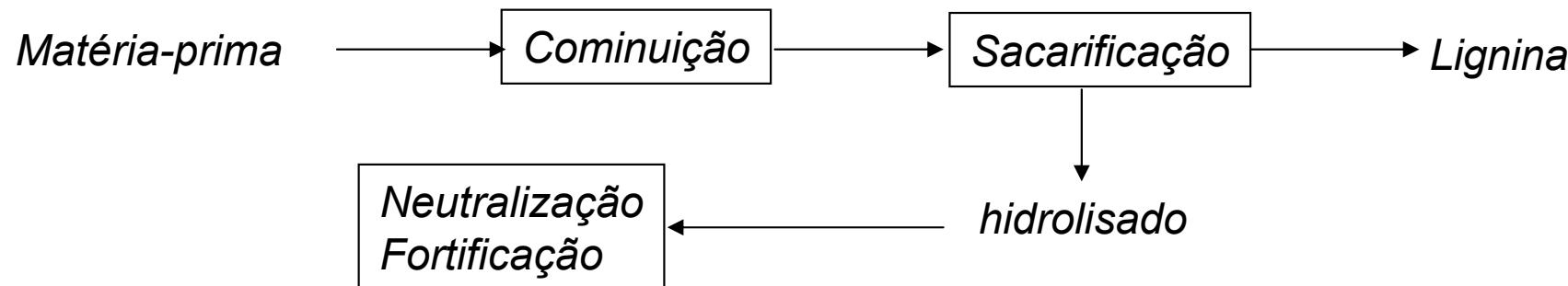
# Tratamento das Matérias-Primas

## 2. AMILÁCEAS (milho)



# Tratamento das Matérias-Primas

## 3. CELULÓSICAS



# Alguns Microrganismos Produtores

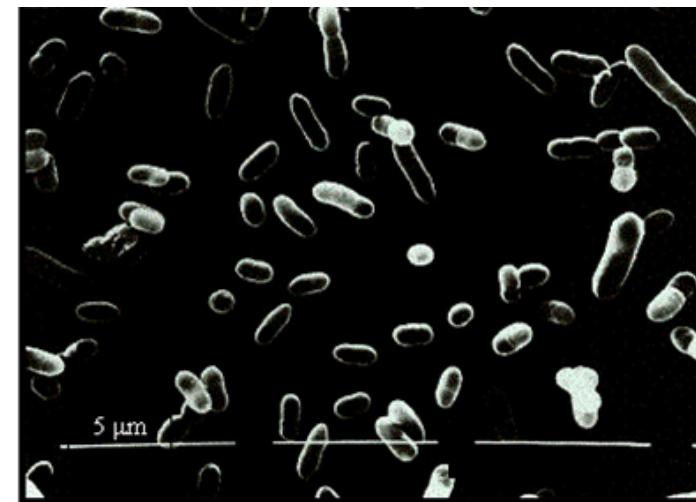
## BACTÉRIAS:

*Zymomonas mobilis*

*Erwinia amylovora*

*Spirochaeta litoralis*

*Thermaanaerobacter ethanolis*

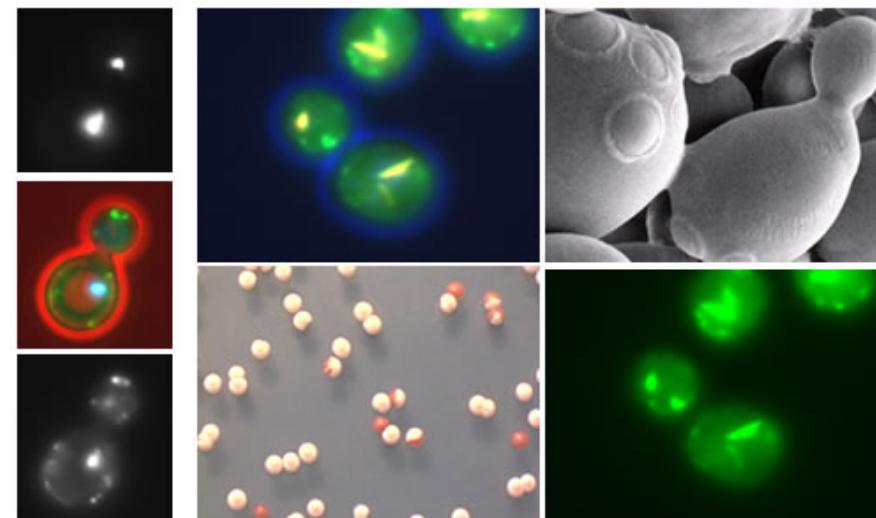


## LEVEDURAS:

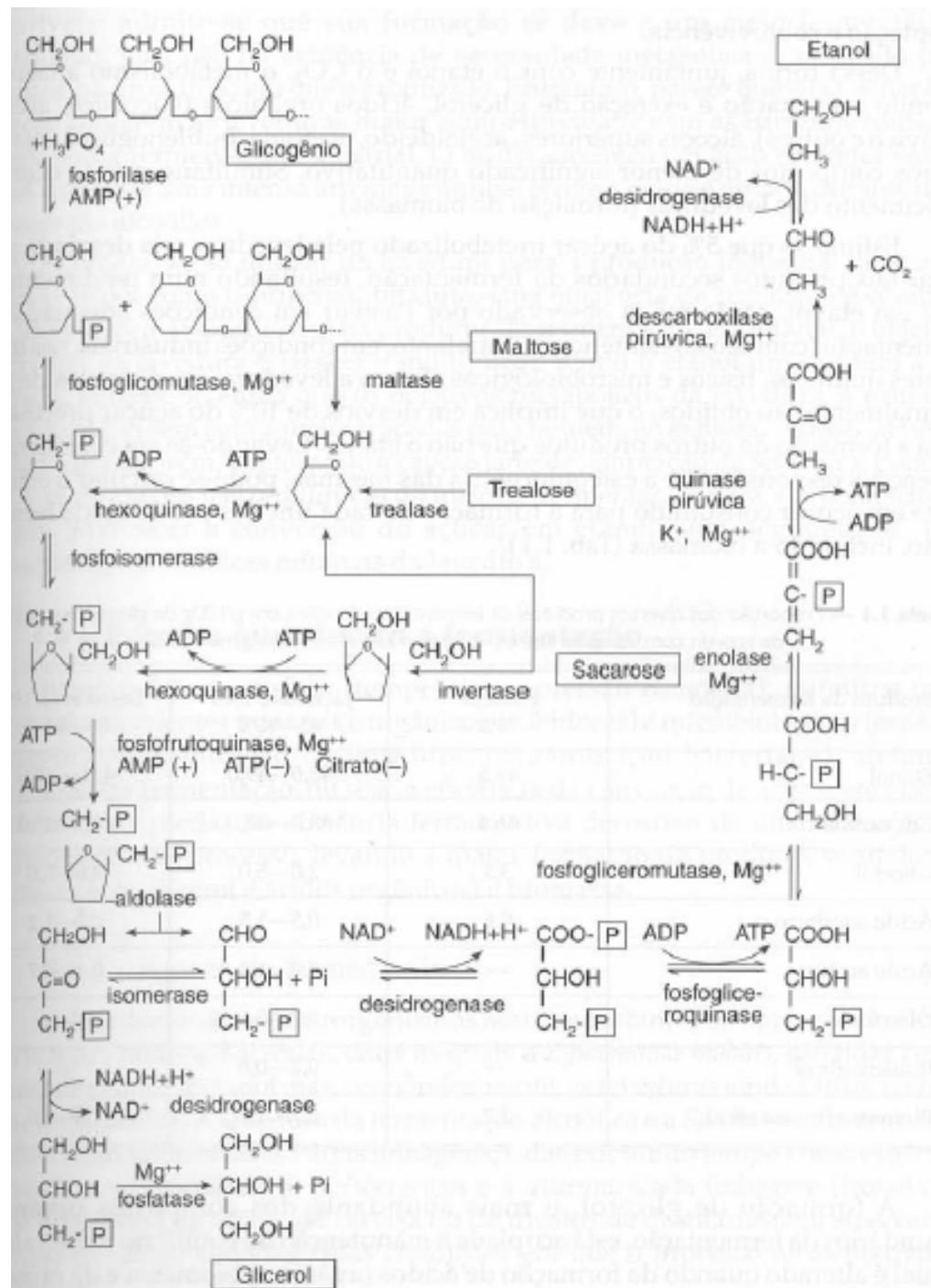
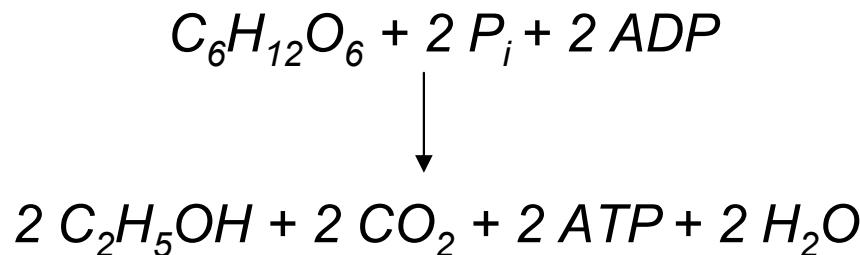
*Saccharomyces cerevisiae*

*Saccharomyces ellipsoideus*

*Schizosaccharomyces pombe*



# Metabolismo

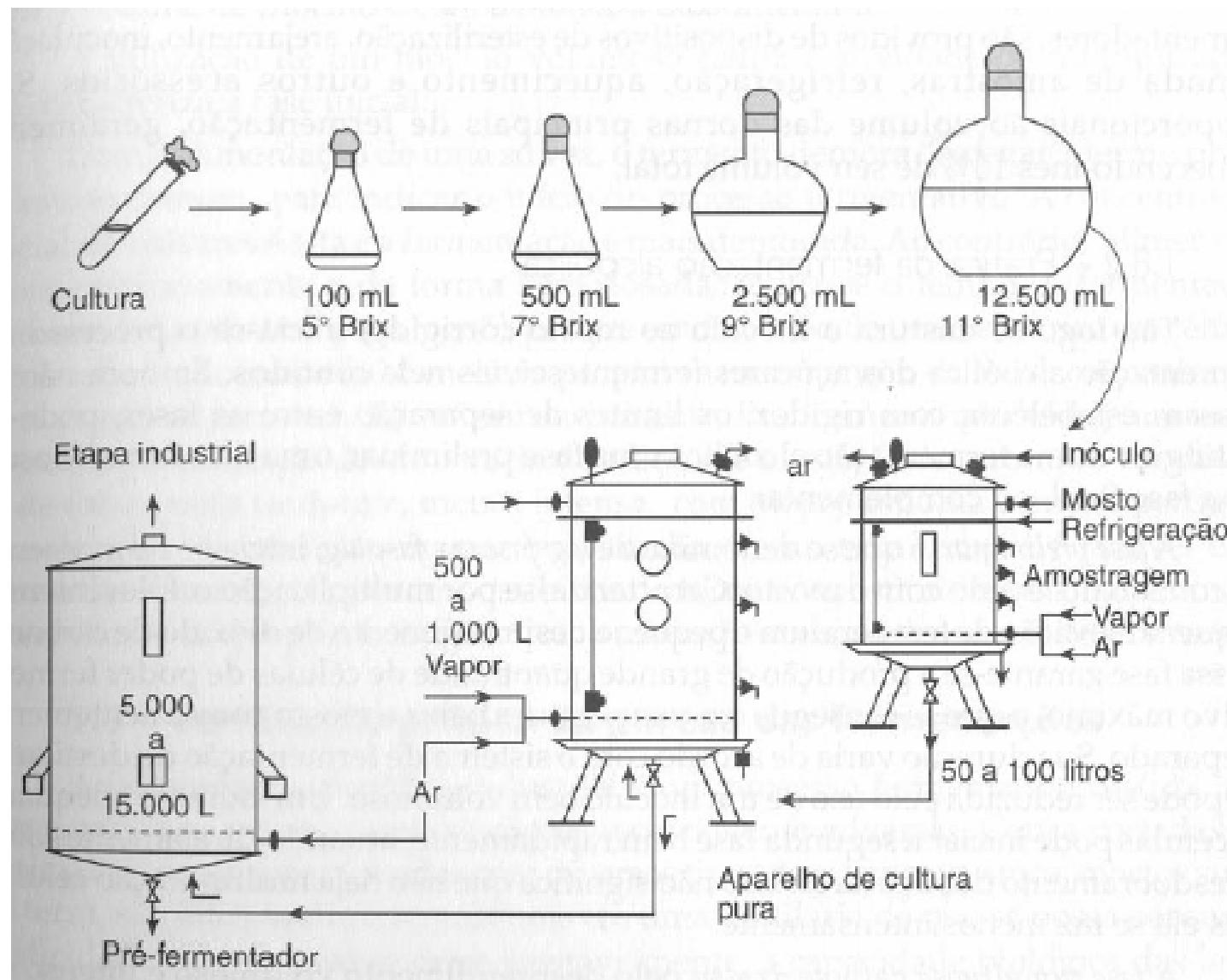


# Produtos de Fermentação

Proporção dos diversos produtos da fermentação alcoólica, em g/100g de glicose metabolizada, de acordo com várias fontes e para diferentes eficiências fermentativas

Produto da fermentação	Pasteur 95%	Jackman, 1987 90—95%	Basso et al. 1996 85—92 %
Etanol	48,5	45,0—49,0	43,0—47,0
Gás carbônico	46,4	43,0—47,0	41,0—45,0
Glicerol	3,3	2,0—5,0	3,0—6,0
Ácido succínico	0,6	0,5—1,5	0,3—1,2
Ácido acético	—	0,0—1,4	0,1—0,7
Óleo fúsel	—	0,2—0,6	—
Butilenoglicol	—	0,2—0,6	—
Biomassa (massa seca)	1,2	0,7—1,7	1,0—2,0

# Preparo do Inóculo



**LINHAGENS SELVAGENS x SELEÇÃOADAS**

# Fermentação

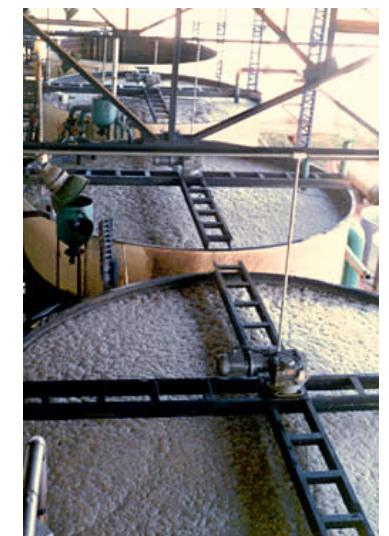
## FASES:

- a) lag – adaptação celular
- b) tumultuosa – grande liberação CO<sub>2</sub>
- c) final – pequena quantidade de açúcar (0,5%); baixa produção CO<sub>2</sub>



## FORMAS DE CONDUÇÃO:

- Batelada
- Semi-contínuo
- Contínuo (múltiplo estágio / reciclo células)



## CONDIÇÕES

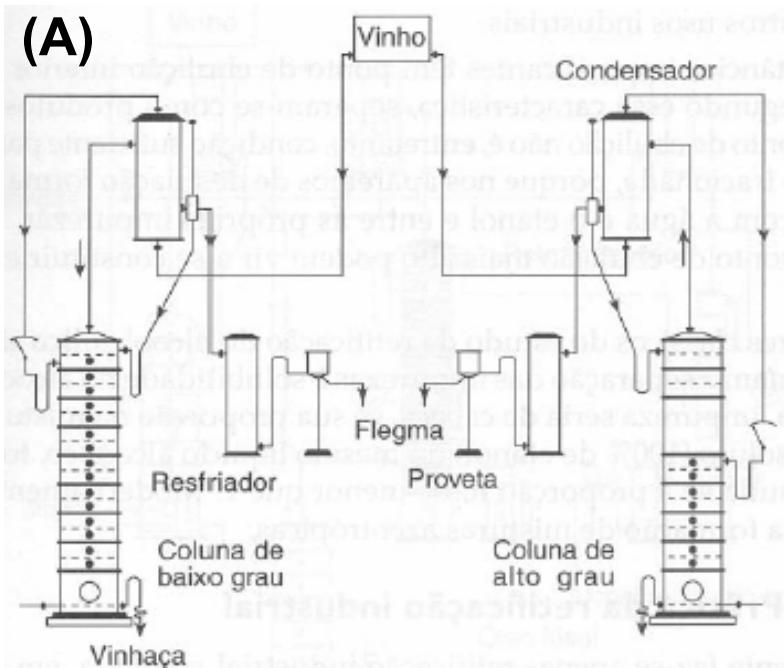
- Processo exotérmico
- pH = 4.5 a 5.0
- tempo de processo  $\approx$  24h

## CONTROLES

- Substrato consumido (inicial e final)
- Etanol produzido
- Pureza da fermentação

# Recuperação

(A)

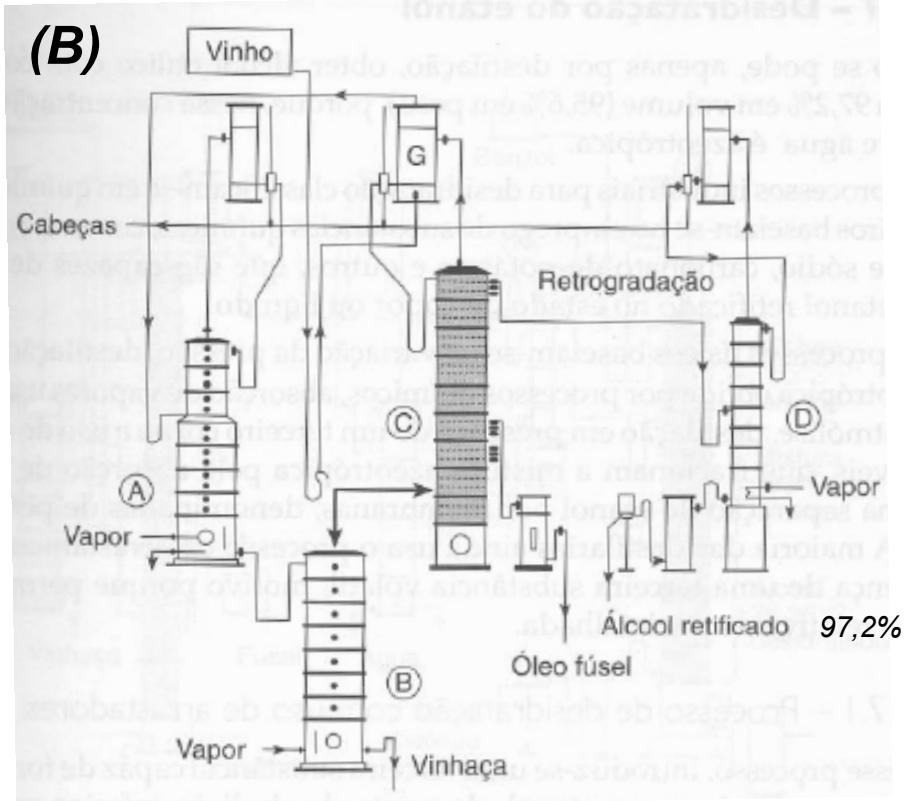


(A) destilação

(B) destilação + retificação

(C) destilação + retificação + desidratação

(B)



## Destilação Descontínua (ou simples):

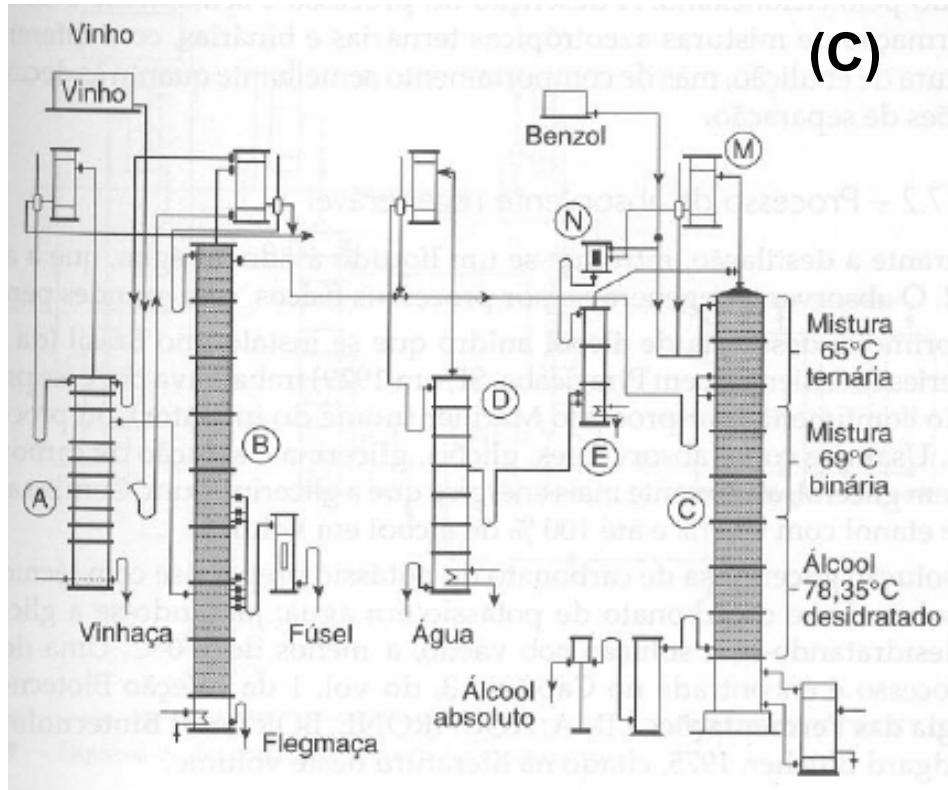
Cabeça – água, etanol, bases voláteis, aldeídos e ácidos

Coração – água e etanol com menores impurezas voláteis

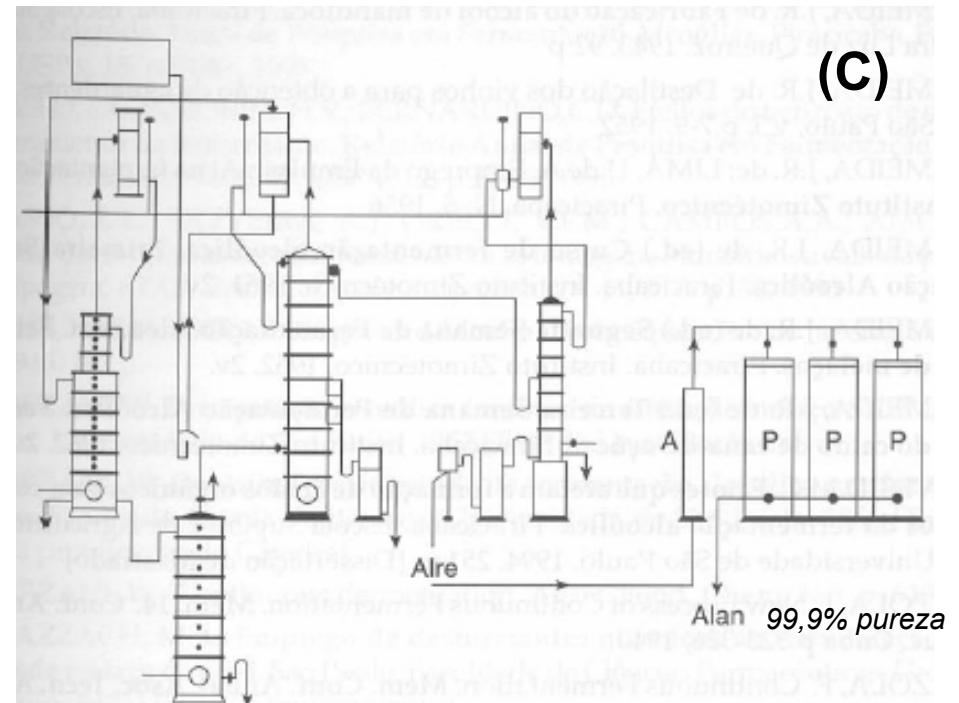
Cauda – água, etanol, impurezas menos voláteis (álcoois superiores)

# Recuperação

- (A) destilação
- (B) destilação + retificação
- (C) destilação + retificação + desidratação



com Benzol ou Ciclohexano – forma misturas  
azeotrópicas ternárias e binárias



Com Peneiras Moleculares

# Cálculo de Rendimentos

*Rendimento = (produto **final**) / (peso MP ou S inicial)*

*Eficiência do Processo = (produto **obtido** \* 100) / (produto teórico a partir S **inicial**)*

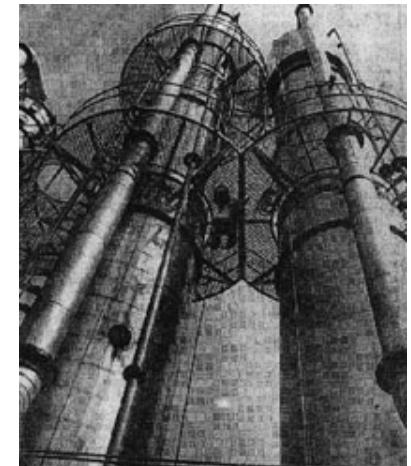
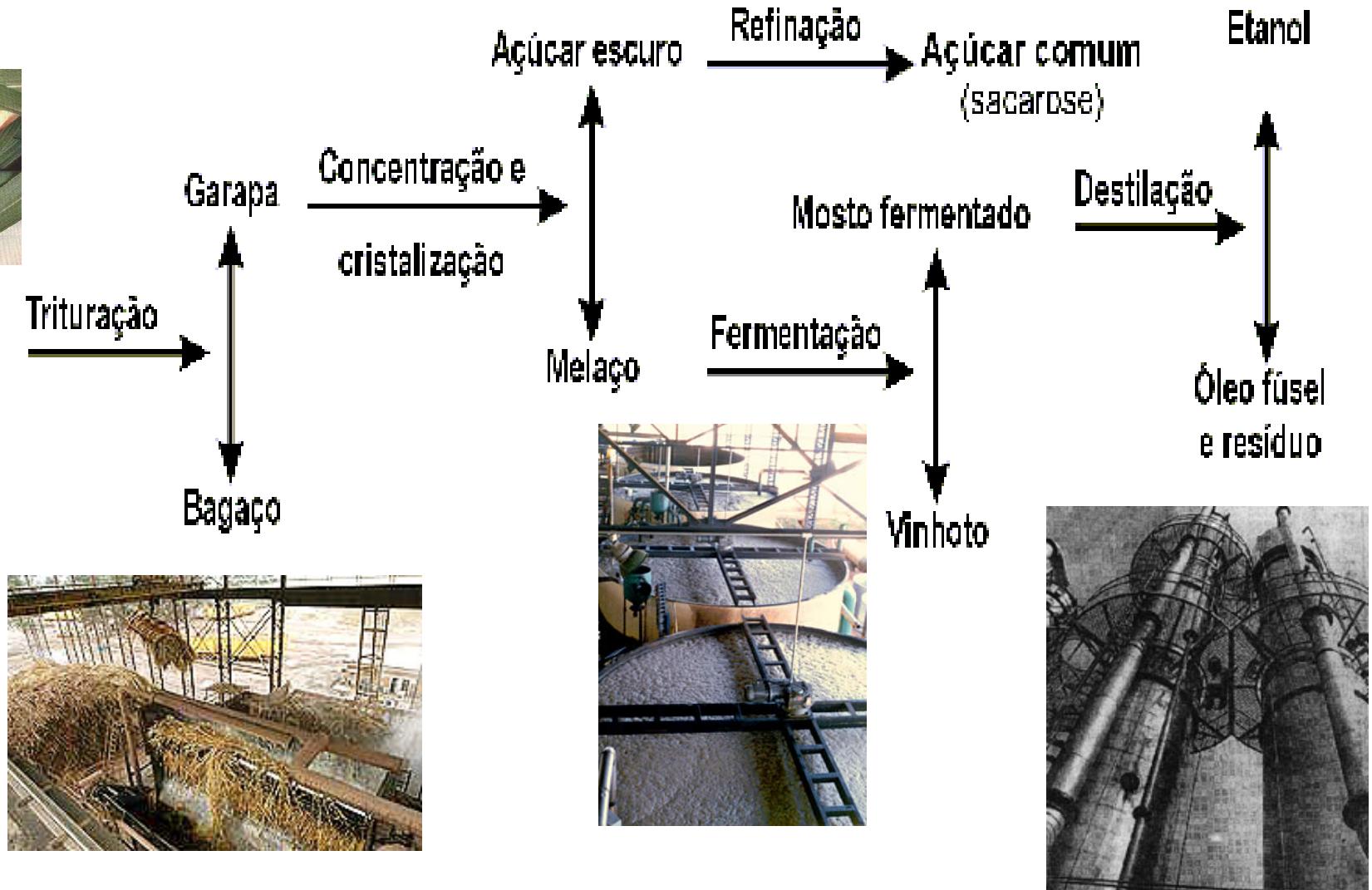
*Eficiência de Fermentação = (produto **obtido** \* 100) / (produto teórico a partir S **consumido**)*

*Eficiência de Instalação = (produto **recuperado** \* 100) / (produto teórico a partir S **inicial**)*

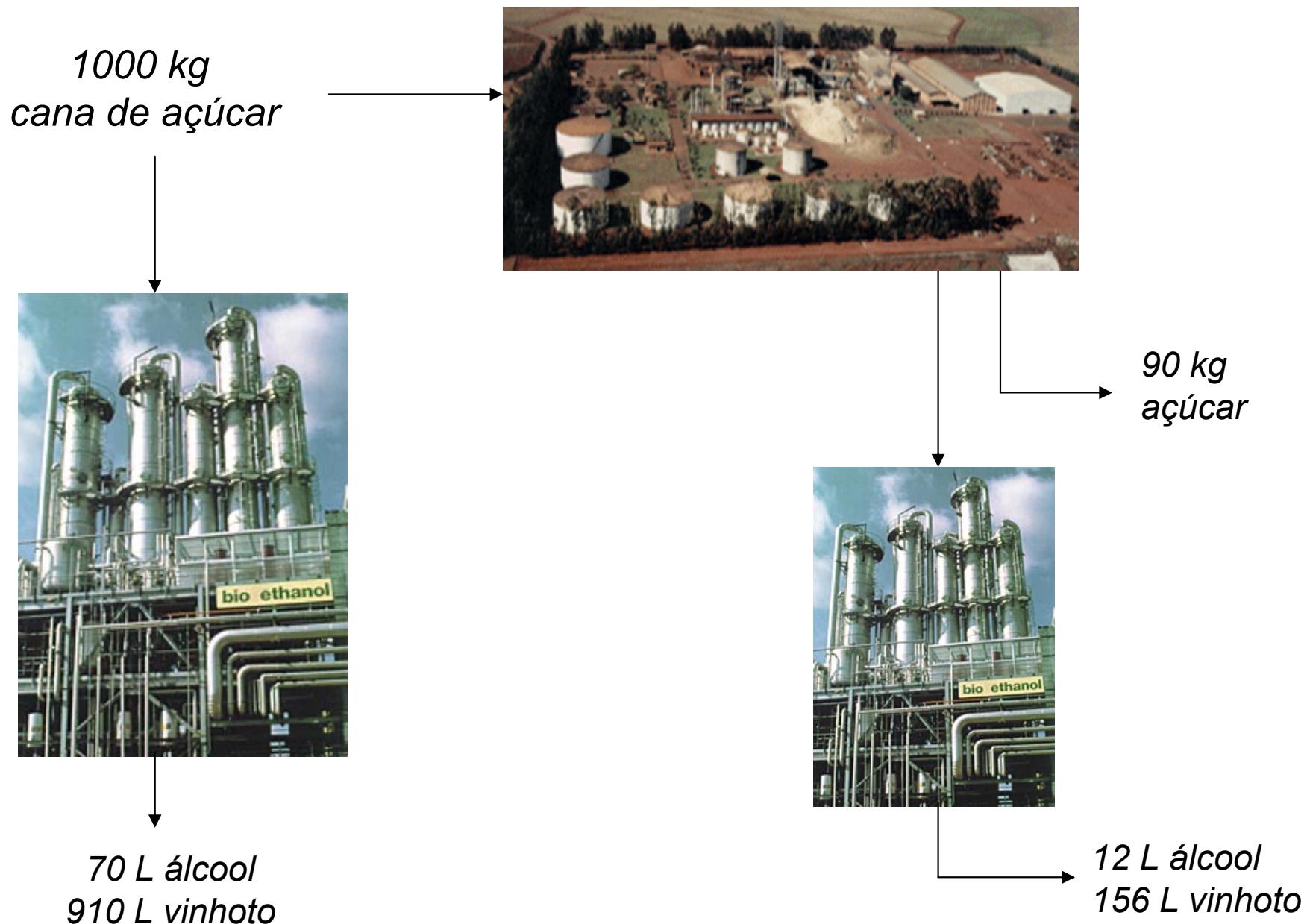
# Fermentação a partir de cana de açúcar



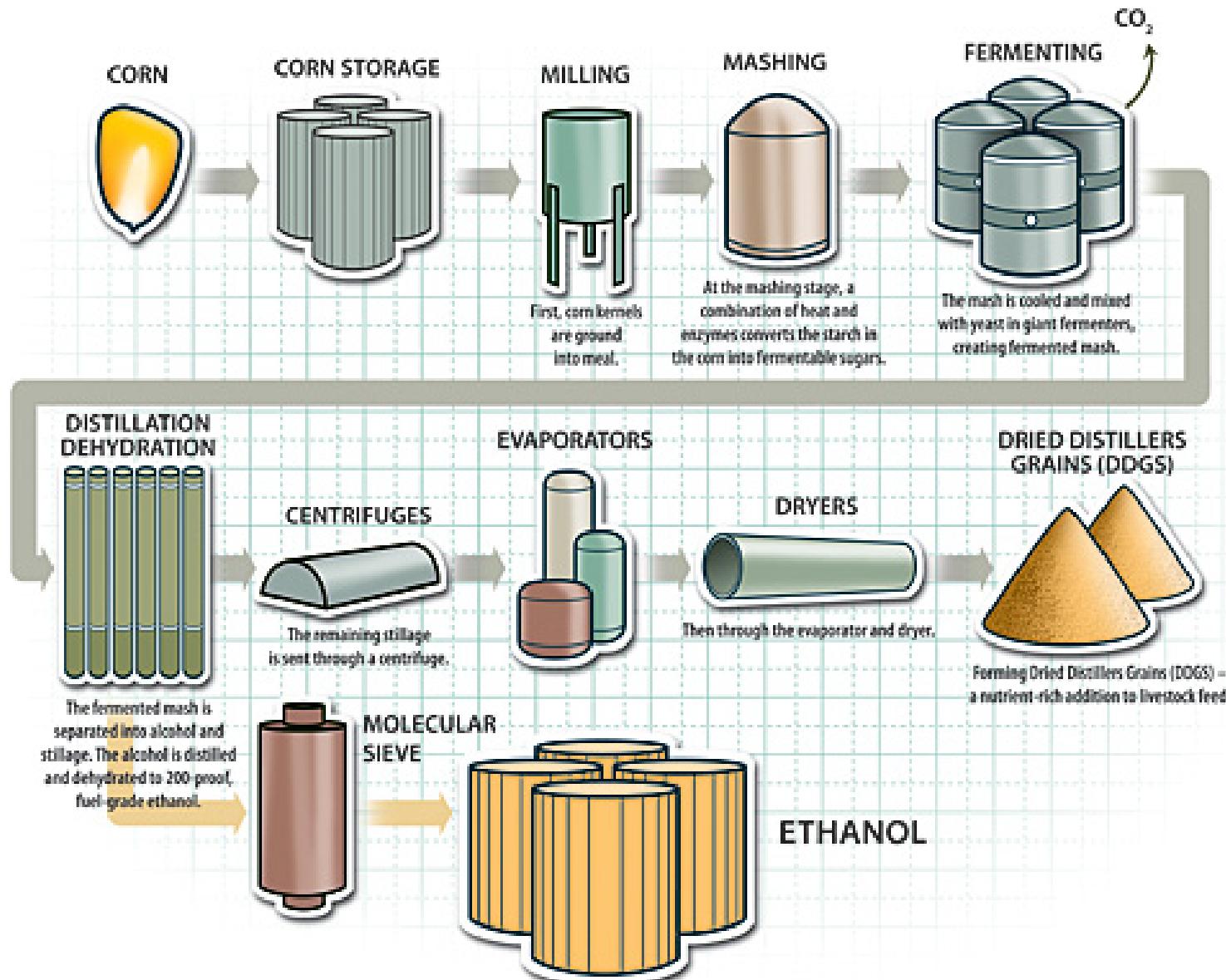
Cana-de-açúcar



# Produção de *Etanol* acoplada a de Açúcar



# Fermentação a partir de milho



# Fermentação a partir de celulose

