



#### **Universidade de São Paulo - USP**

Escola Superior de Agricultura "Luiz de Queiroz" – Esalq Departamento de Agroindústria, Alimentos e Nutrição - LAN

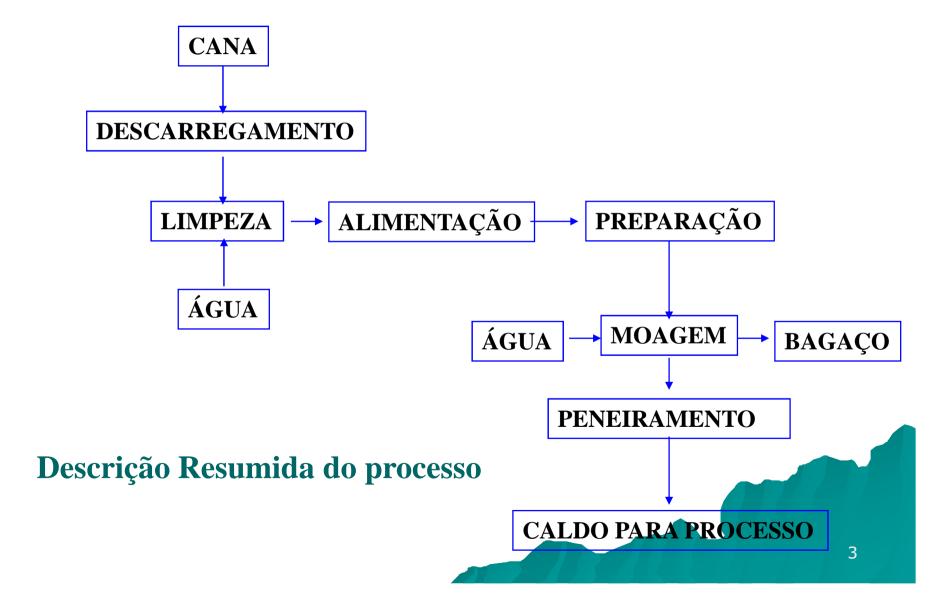
# LAN 1458 - Açúcar e Álcool



Prof. Antonio Sampaio Baptista

- INTRODUÇÃO
- 1 Extração do caldo com moenda
- 1.1 Instalação típica
- 1.2 Principais componentes de uma moenda
- 1.3 Parâmetros para o julgamento da eficiência de uma moenda
- 1.4 Embebição
- 1.5 Capacidade de extração
- 2 Extração do caldo com difusor
- 2.1 Princípios da difusão
- 2.2 Pontos importantes na difusão
- 2.3 Características de um difusor
- 2.4 Difusor sem correntes
- 3 Sistema de transporte de bagaço
- 4 Considerações finais
- 5 Referências

#### INTRODUÇÃO



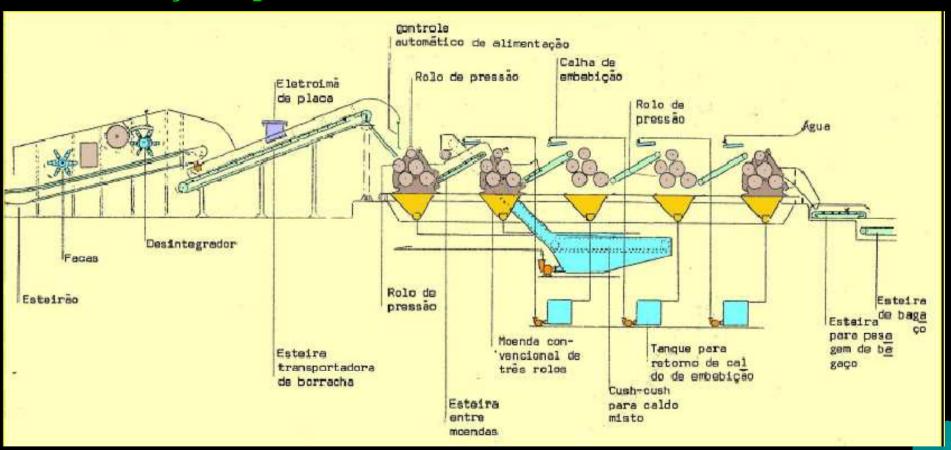
## **◆INTRODUÇÃO**

#### Dados relevantes do processo

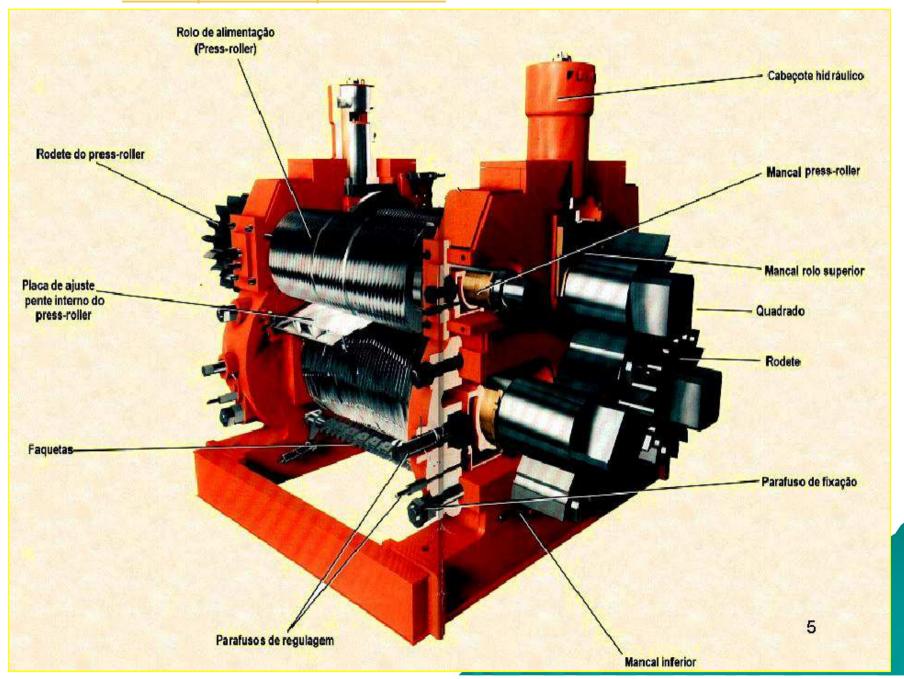
## Extração:

- Extrair o máximo de sacarose contida na cana;
- ✓ Bagaço com umidade adequada para queima na caldeira;
- ✓ Operação contínua sem embuchamentos e falhas mecânicas;

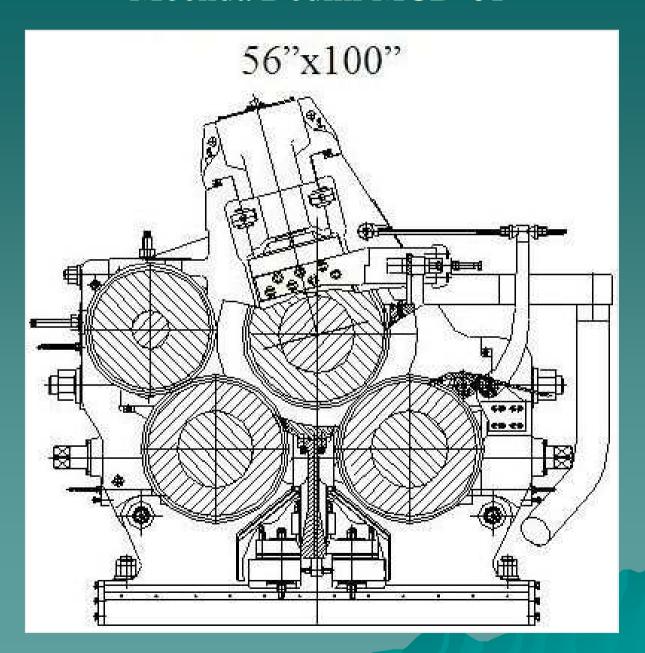
## 1.1 Instalação Típica - Moendas



#### 1.2 Principais componentes de uma moenda



# Moenda Dedini MCD-01



#### 1.3 Parâmetros de julgamento da eficiência

- Capacidade é a quantidade de cana moída na unidade de tempo
  - Formas de expressar: TCH, TCD, TFH e TFD
- ◆ Extração é a porcentagem de açúcar extraída em relação a quantidade existente na cana.
- Pol extraída % pol na cana
   Outra forma: açúcar perdido no bagaço porcento da fibra da cana

Extração reduzida: é a porcentagem de açúcar recuperada se a cana tivesse 12,5% de fibra ==> Referência

#### **VELOCIDADE DOS CILINDROS**

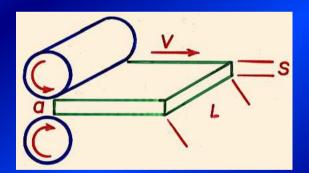
Fluxo de massa de cana através dos cilindros função • abertura de regulagem;

• comprimento do cilindro;

• velocidade periférica.

capacidade de moagem

Velocidades (conjunto de moagem)



1° terno e do rolo

a = abertura de trabalho;

L = comprimento do rolo

Massa cana = f (a;L;v) = Capac. Velocidade decrescente

Mais comum velocidade rotação (RPM)

Correto = velocidade periférica - m/min

Moenda 30" x 54"  $n = 6 \rightarrow v = 14,4 \text{ m/min}$ 

Moenda 37" x 78"  

$$n = 6 \rightarrow v = 17,7 \text{ m/min}$$

 Outras regiões mundiais → até 36m/min (velocidade prejudica a extração → reabsorção) Brasil: 20 m/min (máx.) resistência de materiais e redução de extração

#### **FIBRA % CANA**

Menor Cap (-)

fibra % cana
Capacidade

12,5%

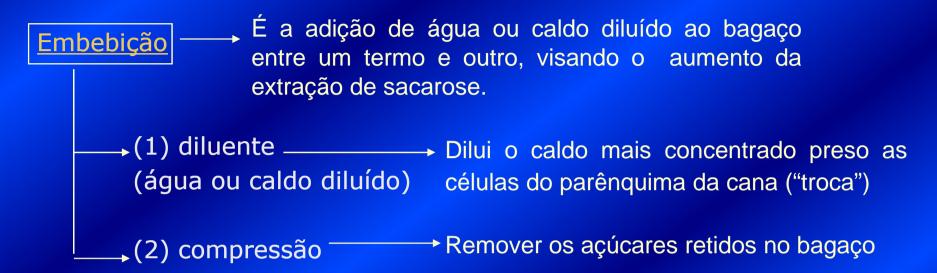
Extração
Maior Cap (+)

Maior Cap (+) 1% fibra reduz 1,5% a extração

Aumento peso bagaço - mesma Pol. > Perda

f = 12,5% - p. bag 256 Kg/TC - 2% Pol 
$$\rightarrow$$
 5,12kg Aç. perdido/TC f = 15,0% - p. bag 306 Kg/TC - 2% Pol  $\rightarrow$  6,12kg Aç. perdido/TC Diferença 1,00 kg Aç/TC

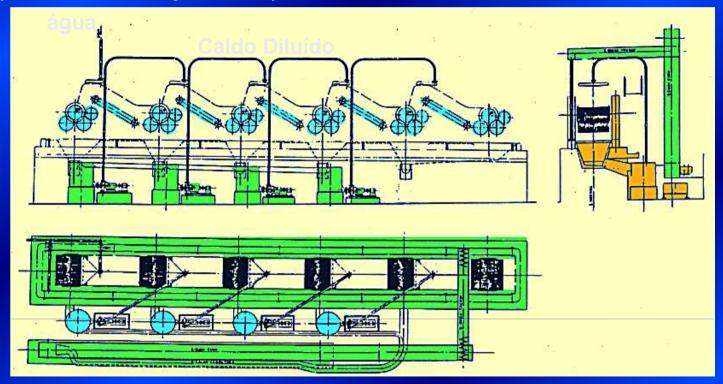
#### 1.4 EMBEBIÇÃO



Uso correto envolve - quantidade água - localização - modo de aplicação - temperatura

Classificação embebição { - simples - composta

#### Esquema embebição composta



#### Forma de expressar:

embebição % cana – quantidade de cana (32,5 – 40 %)

12

embebição % fibra (250 – 350 %)

#### Exemplo:

32,5% embebição em relação à quantidade de cana fibra da cana = 13,0

Emb. % fibra =  $\frac{\text{Emb \% cana}}{\text{fibra \% cana}} \times \frac{100}{\text{cana}} = \frac{32,5 \times 100}{13} = \frac{250\%}{13}$ 

# 1.5 MOENDAS - CAPACIDADE DE EXTRAÇÃO



**DEDINI MCD-01** 

#### TAMANHOS CAPACIDADES

26" X 48"
30" X 54"
34" X 54"
32" X 60"
34" X 66"
37" X 66"
37" X 78"
42" X 84"
45" X 90"
50" X 100"

1.500 tcd

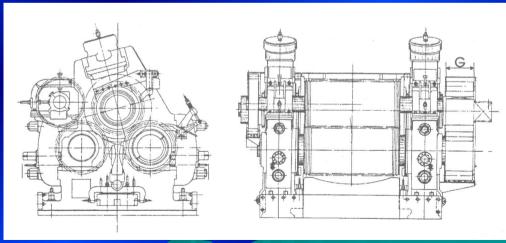


**TANDEM DE MOENDAS - 6 TERNOS** 

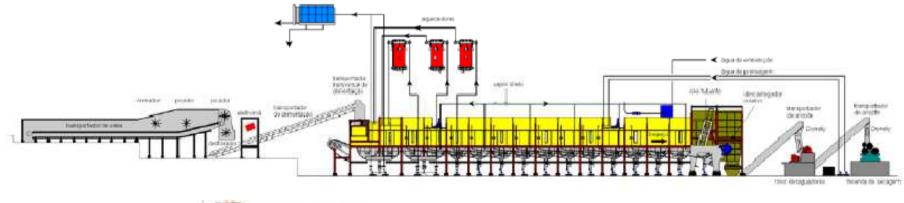
#### EXTRAÇÃO (até +/- 97%)



- Qualidade do preparo
- Quantidade de ternos
- Velocidade
- Pressão Hidráulica
- Embebição
- Fibra da Cana



# 2 EXTRAÇÃO DO CALDO POR DIFUSÃO

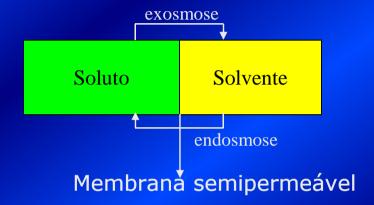






# 2.1 PRINCÍPIOS DE DIFUSÃO

Difusão (osmose)



#### <u>Semelhança</u>



Extração do caldo por difusão
 → lixiviação
 → lavagem (água quente)
 → percolação

embebição composta (moendas)

◆ Eficiência da extração ⇒ constituição e preparo da cana

#### Constituição da cana

- → tecido parenquimatoso, fundamental ou medula → reserva de açúcar maior pureza
- → feixes fibro-vasculares ou vasos de circulação ⇒ condutores de seiva → feixes fibrosos da córtex ⇒ resistência e sustentação

Partes duras 
$$\begin{cases} \text{caldo } 75\% \\ \text{fibra } 25\% \end{cases} => 20\% \text{ do caldo total} \end{cases}$$

Partes moles  $\begin{cases} \text{caldo } 92\% \\ \text{fibra } 8\% \end{cases} => 80\% \text{ do caldo total} \end{cases}$ 

#### **Difusor de Cana:**

⇒ difusor de cana - não tem extração prévia

#### 2.2 Pontos importantes na difusão

- ⇒ preparo inicial da matéria-prima
- ⇒ separação do caldo pelo sistema de recirculação em contracorrente
- ⇒ secagem do bagaço

#### **PREPARO DA CANA**

<u>Objetivo</u>

⇒ máximo de células abertas <sub>€</sub>

(massa fibrosa)

camada uniforme

compacta

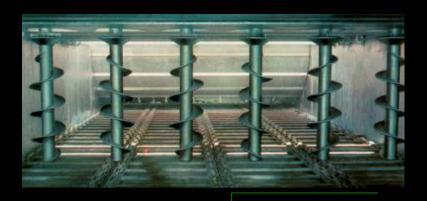
permeável

#### **Equipamentos**

- ⇒ mesmos da extração por moendas (facas niveladoras e picadora; desfibradores)
- ◆ open cells >= 94 %
  - distribuição de camada uniforme e homogênea
  - não deve forma de grau de compactação dificulta a penetração de água e caldo.

#### 2.3 CARACTERÍSTICAS DE UM DIFUSOR







EXTRAÇÃO: até 98,5 %

CAPACIDADE: até 15.000 TCD (1200 TCD / m largura

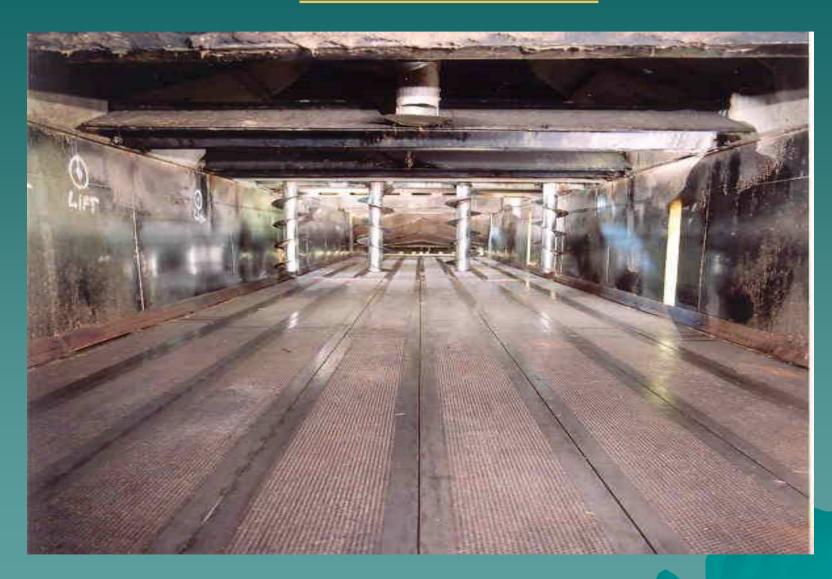
COMPRIMENTO: ~ 64 m

POTENCIA: 175 HP/10M largura

VELOCIDADE DE DESLOCAMENTO: 1m/s

PH DA ÁGUA DE EMBEBIÇÃO: 6 − 6,5 TEMPERATURA DA ÁGUA DE EMBEBIÇÃO: 75 a 90 °C

# 2.4 <u>Difusor Sem Correntes</u>



## VANTAGENS DO DIFUSOR

#### 1. Extração de sacarose

- pol% em bagaço originário de difusor: 0,7 %
- pol% em bagaço originário de moendas : 1,6 a 2,3 %
- <u>Aumento da quantidade de açúcar extraída</u>: 2,8 t/1000 t de cana

#### 2. Economia no consumo de energia

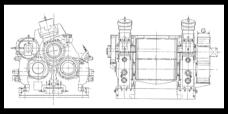
- Consumo de 42% da energia necessária para acionar 5 ternos de moendas ou 35 % da energia necessária para acionar 6 ternos de moenda.
- Produção adicional de energia: 5 a 8 kw por tonelada de cana

#### 3. Custo de instalação

- 10 a 15 % a menor do que um tandem de moenda para a mesma capacidade

## MOENDA OU DIFUSOR?





#### **DIFUSOR**

- PODE SER MAIS SENSÍVEL ÀS PARADAS
- 98,5 % DE EXTRAÇÃO
- PREPARO DE CANA MAIS PESADO
- MENOR INTERVENÇÃO DE ASSITÊNCIA TÉCN

- TRATAMENTO DE CALDO MAIS LEVE
  ALTURA COLCHÃO E RETENÇÃO DEFINEM CAPACIDADE
  PODE LEVAR A MAIOR DIFICULDADE NO COZIMENTO (AÇÚCAR)



**OS DOIS SÃO BONS E PODEM TER CUSTOS COMPETITIVOS** 



#### **MOENDA**

- MENOS SENSÍVEL ÀS PARADAS
- 97% DE EXTRAÇÃO
- PREPARO DE CANA MAIS LEVE
- MAIOR NECESSIDADE DE MANUTENÇÃO
- MAIOR INTERVENÇÃO DE ASSITÊNCIA TÉCNICA
- TRATAMENTO DE CALDO MAIS PESADO
- QUANTIDADE DE TERNOS E ROTAÇÃO DEFINEM CAPACIDADE
- MENOR DIFICULDADE NO COZIMENTO (AÇÚCAR)



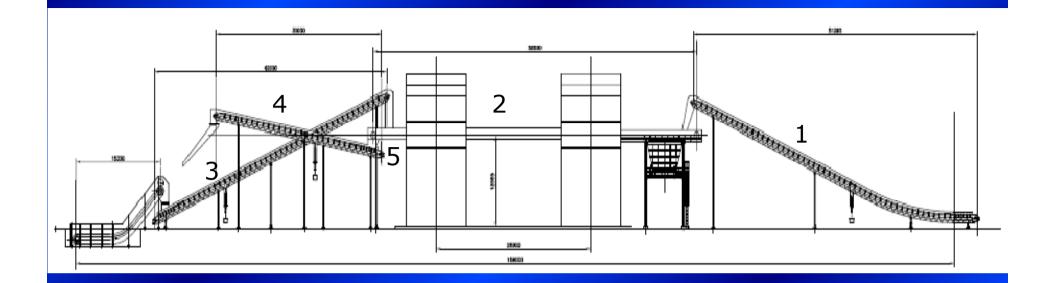
#### SISTEMA DE TRANSPORTE DE BAGAÇO À CALDEIRA E AO DEPÓSITO

#### Finalidade:

- Conduzir o bagaço, após a saída da última moenda para a caldeira;
- Conduzir o bagaço excedente da caldeira ao depósito de bagaço;
- Conduzir o bagaço do deposito à caldeira em caso de falta de bagaço oriundo das moendas

#### **Características principais:**

- Velocidade: 20 a 30 m/min da esteira
- Podem ser esteiras metálicas (alimentação da caldeira) ou de borracha
- Parte inclinada peneira de bagaço (chapa perfurada 1/4") fornece bagacilho
   para o sistema de filtragem de lodo (Filtro Rotativo a Vácuo)



- Esteira de transporte de bagaço da moenda até a esteira de alimentação caldeira (1);
- Esteira de alimentação das caldeiras (2);
- Esteira de bagaço da caldeira ao depósito de bagaço (3);
- Esteira de bagaço do depósito a esteira de retorno (4);
- Esteira de retorno de bagaço a caldeira (5).

#### POR QUE TRATAR O CALDO PARA DESTILARIA?

A LEVEDURA METABOLIZA AÇÚCAR PARA PRODUZIR ETANOL, ENTÃO, TODA SUBSTANCIA ESTRANHA, TAIS COMO AREIA, BAGACILHO E OUTROS INIBIDORES DEVEM SER REMOVIDOS PARA OBTER-SE UMA FERMENTAÇÃO SAUDÁVEL E AINDA NÃO DANIFICAR OS BICOS DAS CENTRIFUGAS



→ AQUECIMENTO CALDO MISTO PENEIRAMENTO | → CALAGEM -**CLARIFICACAO MOENDA** PREPARO MOSTO - EVAPORAÇÃO - AQUECIMENTO - CALDO CLARIFICADO FERMENTAÇÃO ← LAVOURA TORTA 4 FILTRAÇÃO CALAGEM | **PENEIRAMENTO DIFUSOR** EVAPORAÇÃO - AQUECIMENTO - CALDO CLARIFICADO FERMENTAÇÃO ← PREPARO MOSTO FILTRAÇÃO **LAVOURA** TORTA 24 CALAGEM \*

# Considerações finais

- A extração do caldo de cana pode ser feita por moendas ou por difusor;
- A maioria das usinas em operação no Brasil utilizam moendas para a extração do caldo;
- A extração do caldo por difusão é uma tecnologia mais recente do que por moenda;
- O difusor apresenta eficiência de extração maior do que as moendas e ainda consome menos energia;

# Considerações finais

- A escolha de um ou outro processo de extração do caldo depende de características peculiares de cada usina. Contudo, atualmente, para montar uma usina nova, o difusor tem se apresentado como uma opção mais vantajosa do que as moendas;
- Nas usinas há resistência de se mudar o processo de extração do caldo por moenda para o por difusor, devido à razões econômicas e pela formação da maioria dos técnicos que prestam consultoria às usinas;
- Nas novas usinas instaladas no país o difusor tem tido uma grande aceitação, principalmente, nos dois últimos anos.

# Referências

- DELGADO, A.; CESAR, M.A.A. Elementos de Tecnologia
   e Engenharia do açúcar de cana. Piracicaba :
   Zanini,1990. 1061p.
- PAYNE, J.H. Operações unitárias na produção de cana-de-açúcar. São Paulo: NOBEL, 1989. 245p.
- RIBEIRO, C., BLUMER, S., HORII. Fundamentos de tecnologia sucroalcooleira: tecnologia do açúcar. Piracicaba: ESALQ/Depto de Agroindústria, Alimentos e Nutrição, V.2, 1999. 66p.
- USHIMA, A.K., RIBEIRO, A.M.M., SOUZA, M.E.P., SANTOS
   N.F. Conservação de energia na indústria do açúcar e do álcool. São Paulo, IPT, 1990. 796p.