



Universidade de São Paulo - USP

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

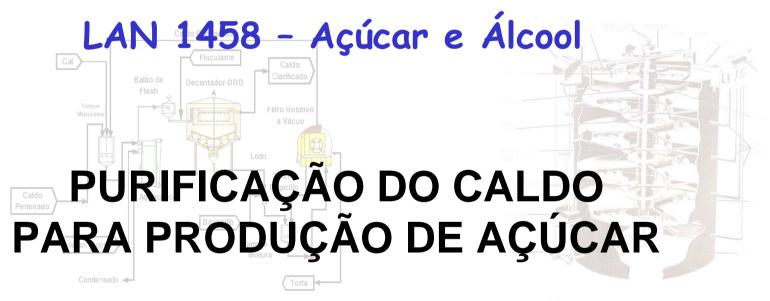


FIGURE 6.1. RapiDorr 444 Clarifier, (Dorr-Oliver

Prof. Antonio Sampaio Baptista



PURIFICAÇÃO DO CALDO PARA PRODUÇÃO DE ÁLCOOL



- 1 Introdução
- 2 Aspectos tecnológicos
- 3Sulfo-defecação
- 4 Caleagem
- 5 Aquecimento
- 6 Decantação
- 7 Filtração
- 8 Considerações finais



PURIFICAÇÃO DO CALDO



1. INTRODUÇÃO

✓ <u>Do ponto de vista</u> físico-químico o caldo é definido como uma solução que contém matéria em diversos graus de dispersão, desde partículas grosseiras até íons.

Tabela 1 - Classificação das partículas dispersas no caldo de cana

Dispersões	Diâmetro (µ)	% peso	Espécies
Grosseiras	> 1	2 - 5	Bagacilho, areia, pedregulho, gravetos, etc.
Coloidais	0,001 a 1	0,05 - 0,3	Ceras, gorduras, proteínas, colóides, corantes, amido, tanino, gomas e dextranas, resultantes do crescimento e da ação de microrganismos, etc.
Moléculas e Iônicas	< 0,001	8 - 21	Açúcares: sacarose, glicose e frutose; Sais inorgânicos: fosfato, sulfato de Ca, Mg, K, Na, etc. Ácidos orgânicos: ácido aconitico, oxálico, málico, etc. Substâncias coloidais.







1. INTRODUÇÃO

Fatores responsáveis pelo teor de impurezas do caldo:

- variedade e sanidade da cultura
- Tratos culturais
- Condições edafo-climáticas
- Sistema de corte e carregamento
- Tempo entre queima e processamento corte e processamento
- Sistema de extração

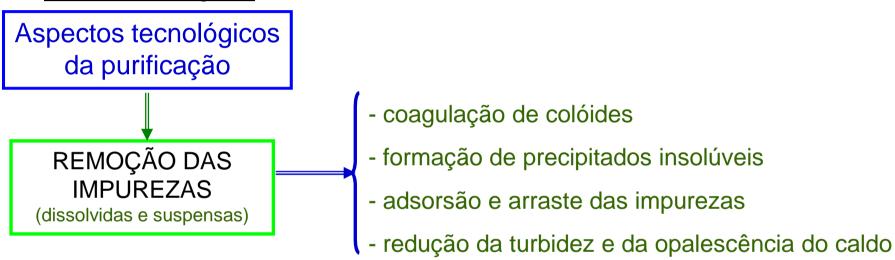








1. INTRODUÇÃO



Processos de Purificação (princípios)

- a) mecânicos: peneiragem/ filtração
- b) químicos: mudança de reação do meio caleagem
- c) <u>físicos</u>: efeito da temperatura e sedimentação



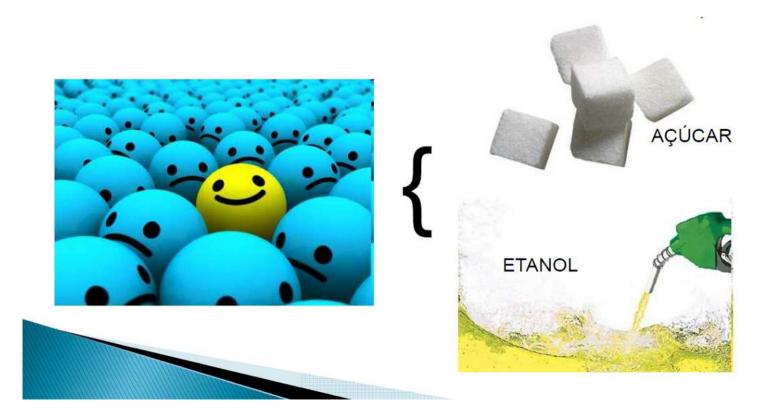




1. INTRODUÇÃO

E ATENÇÃO !!!

OS PROCESSOS DE TRATAMENTO SÃO DIFERENTES ...



Processos de tratamento

- Para produção de açúcar bruto
- Para produção de açúcar branco

OBJETIVOS DO TRATAMENTO DO CALDO

- remover impurezas em suspensão;
- evitar inversão de sacarose;
- evitar a destruição de AR;
- Diminuição máxima de teores de não-açúcares;
- aumentar o coeficiente pureza aparente;
- produzir um caldo límpido e transparente (baixa turbidez, mínima formação de cor);
- volume mínimo de lodo;
- conteúdo mínimo de cálcio no caldo.

B.1 Peneiragem do caldo

Objetivo - remoção material em suspensão

Quantidade bagacilho função variedade de cana grau de preparo da cana assentamento da bagaceira tipo esteira intermediária uso de solda

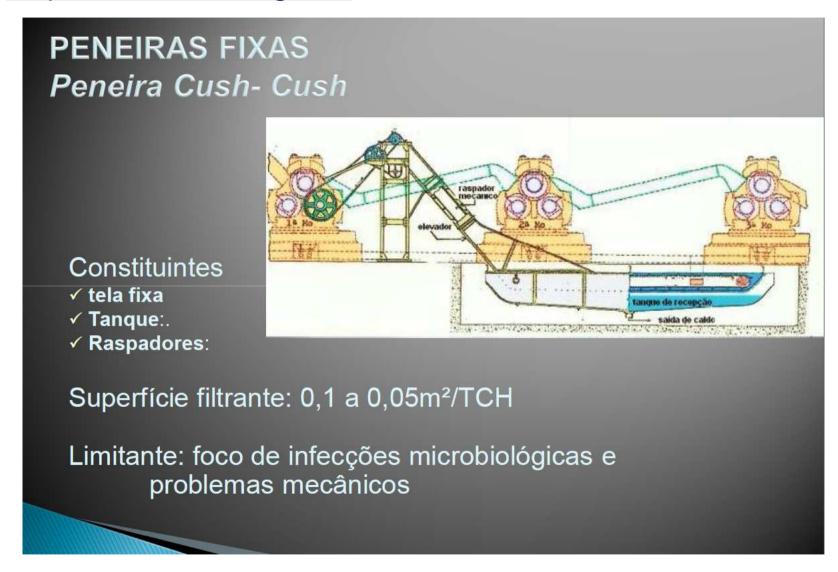
quantidade terra

condições climática textura solo carregamento da cana

peneiragem

Tipo de peneiras

- Fixas
 - o Peneira Cush-Cush,
 - o Peneira DSM
- Vibratórias ou estáticas
 - o malhas mais finas
- Rotativas
 - o menor área de exposição

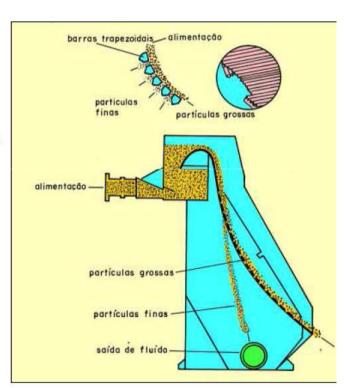


2 <u>Aspectos tecnológicos</u>

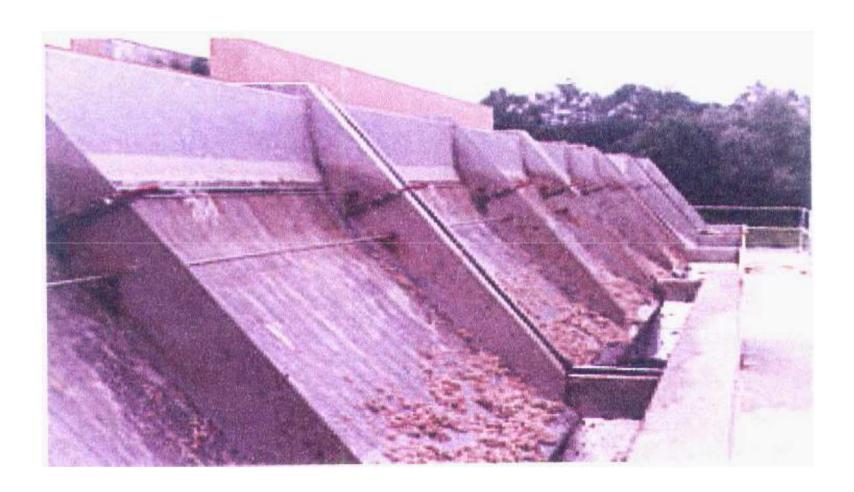


PENEIRAS DSM - Vantagens:

- não possui partes móveis;
- evita proliferação de microrganismos;
- pode ser instalada sobre as moendas;
- distribui o bagaço por igual sobre a esteira transportadora e;
- produz um caldo com poucos sólidos em suspensão.



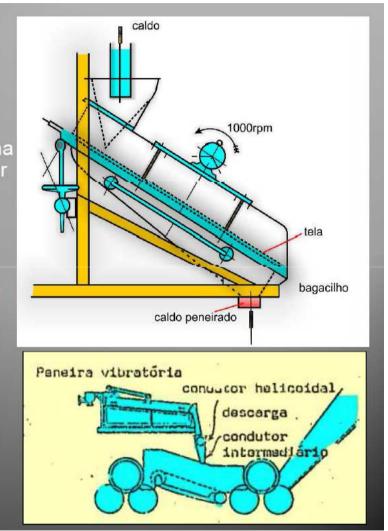
2 <u>Aspectos tecnológicos</u>



Fonte: PECEGE/ 07

PENEIRAS VIBRATÓRIAS

- constituída de uma tela de filtração, uma estrutura metálica, um tanque receptor e um motor acionador,
- plano inclinado de 15 a 30°
- Superfície filtrante: 0,02 a 0,03 m²/TCH
- Tela 0,5 a 0,2mm diâmetro
- Motor 2 HP 1750 rpm 600 vibrações/min



Peneiras rotativas

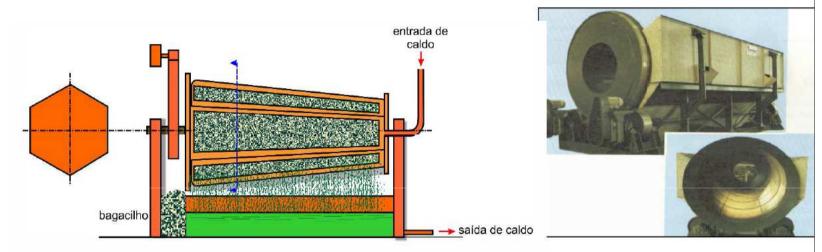
constituída de cestos, as peneiras rotativas, são de formas cilíndrica, tronco cônico ou piramidal

Vantagens:

- > menor quantidade de impurezas no caldo
- ➤ facilidade limpeza superfície filtrante
- evita proliferação de bactérias

2 Aspectos tecnológicos PENEIRAS ROTATIVAS

PENEIRAS ROTATIVAS



- Alimentação interna;
- Rotação 8 -12 rpm
- superfície filtrante tela perfurada ou barras trapezoidais- 0,05 m²/TCH
- área filtrante 0,1 0,05 m2 em rotação/min/TCH







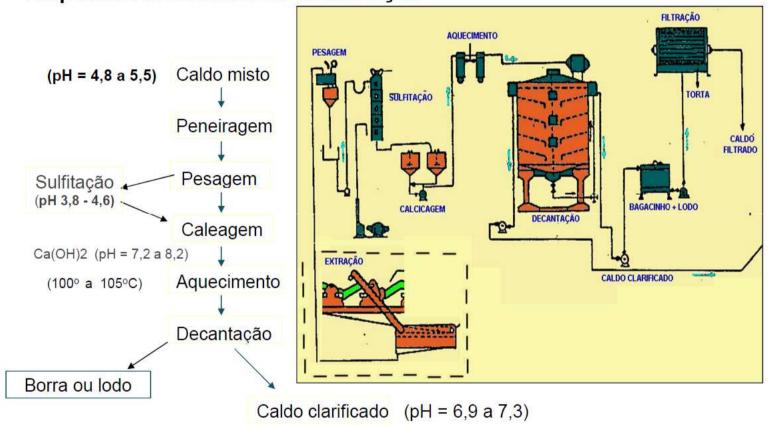


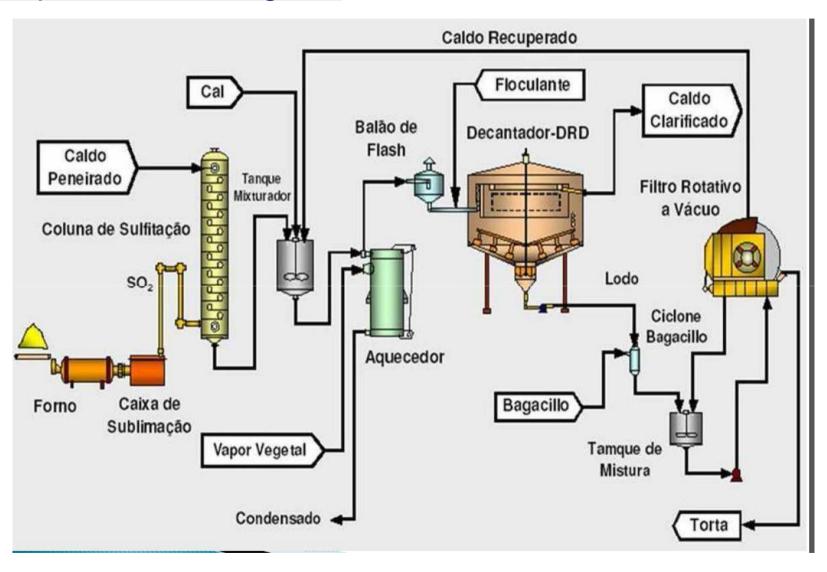
DEDINI Equipamentos de Base

C. Clarificação do caldo

- Defecação simples ou caleagem
- Sulfo-defecação

Esquemas Industriais de Clarificação





C.2. SULFO-DEFECAÇÃO DO CALDO

- Sistema de produção de açúcar branco
- Consiste redução pH do caldo misto de 5,2-5,4 para 3,8 a 4,6...
- Adição de SO₂

AÇÕES DO ANIDRIDO SULFUROSO

- purificante
- descorante
- neutralizante fluidificante
- inversivaprecipitativa

Ação precipitativa

Adição gás sulfuroso

$$SO_2 + HOH \longrightarrow 2H_2SO_3 \longrightarrow H^+ + HSO_3^-$$

Adição do leite de cal

$$Ca^{2+} + 2HSO_3 \longrightarrow Ca(HSO_3)_2$$

bisulfito de cálcio

Sulfito de cálcio

Continuando reação

$$Ca(HSO_3)_2 + Ca(OH)_2 \longrightarrow 2CaSO_3 + 2HOH$$

OBTENÇÃO DE ANIDRIDO SULFUROSO (SO2)

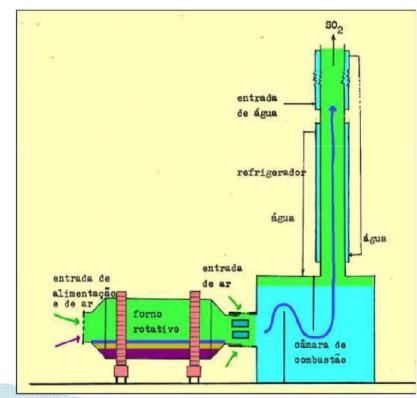
Obtenção SO₂ ∫ fornos rotativos fornos fixos

Constituição forno rotativo:

- tambor rotativo
- câmara de combustão
- -refrigerador ou sublimador
- Reação de oxidação:

$$S + O_2 \longrightarrow SO_2 + 70,2 cal$$
 (ar)

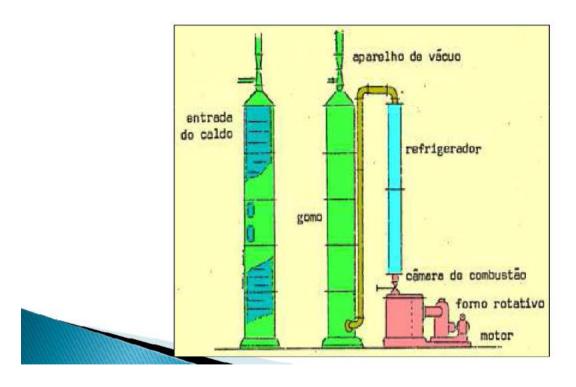
Forno rotativo



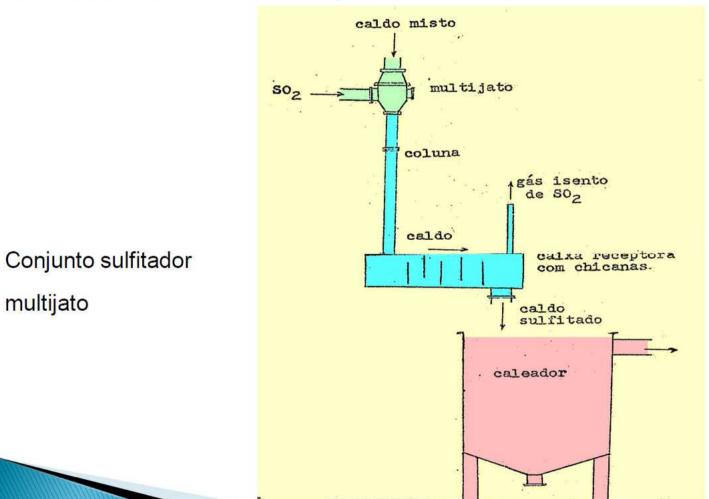
SISTEMAS DE ADIÇÃO DO GÁS (SO2)

Sistema de absorção (SO2) Colunas de sulfitação multijato de sulfitação misto

a) COLUNA DE SULFITAÇÃO



b) SISTEMA MULTIJATO DE SULFITAÇÃO





a) coluna de sulfitação



b) forno de queima de enxofre

Eficiência do equipamento de sulfitação

dimensionamento do equipamento sistema de contato - caldo /gás qualidade do gás

Consumo de enxofre - 280-300g/TC

2 Aspectos tecnológicos Caleagem do caldo

SISTEMAS DE ALCALINIZAÇÃO

- ⇒ Com leite de cal comum
- ⇒ Com sacarato de cálcio
- ⇒ Com leite de cal dolomítico

CALEAGEM DO CALDO

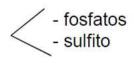
Produção

Finalidade - produtos resultantes do tratamento:

- açúcar branco pH 6,9 7,2
- açúcar bruto pH 7,5 8,0

- formação de substâncias solúveis;
- floculação de substâncias de natureza coloidal e suspensas no meio
- formação compostos insolúveis

Reações principais



5.1.3. COMPORTAMENTO DOS FOSFATOS EM FUNÇÃO DO pH:

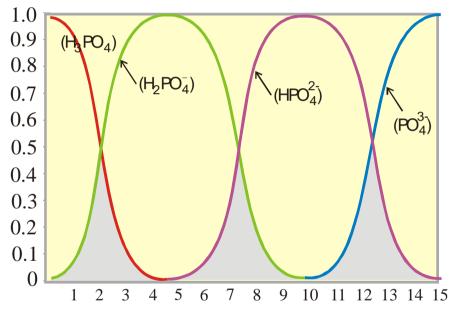
Fases de dissociação química de fosfato:

a) pH =
$$5 = H_3PO_4 + H_2PO_4 + H_2PO_4$$

(pH = $5.0 : 100\% H_2PO_4$)

b) pH = 5 a 10 =
$$H_2PO_4$$
 \leftrightarrows HPO_4 + H_2 pH = 7,0 : 50% H_2PO_4 + 50% HPO_4)

c) pH
$$\geq$$
 10 = HPO₄² \rightleftharpoons PO₄³ + H⁺
(pH = 12,5 : 50% HPO₄ + 50% PO₄³)



NOTA: Quanto maior o número de cargas livres maior é a reatividade do meio e maior é a formação de coágulos e sedimentos, ou seja, aumentando o pH do caldo ocorre aumento do volume de lodo formado durante a decantação.

5.1.4. ESTÁGIOS BÁSICOS DE CLARIFICAÇÃO

- ✓ Permitir que as partículas coloidais neutras formem aglomerados (floculação primária);
- Agrupar os aglomerados para formar grandes flocos (floculação secundária).

6. AQUECIMENTO DO CALDO

- Objetivos do aquecimento

 acelerar as reações
 provocar coagulação e floculação de colóides
 reduzir a densidade e viscosidade do caldo
 aumentar a velocidade de sedimentação e emersão das impurezas

Aquecimento gradual { Primários - 82 - 87°C Secundário - 100 - 105°C

Aquecedor - Horizontal - Vertical

- Vertical

 superfície de aquecimento

 material das tubulações

 eliminação dos gases incondensáveis

 eliminação do vapor condensado

 tipo e qualidade do vapor

 limpeza (incrustações)

 30

7. DECANTAÇÃO DO CALDO

- Objetivos

 precipitação e coagulação dos colóides;
 rápida velocidade de sedimentação;
 mínimo volume de borras ou lodo;
 borras densas, e
 produção de caldo límpido e transparente.

Velocidade sedimentação { tamanho, forma e densidade da partícula densidade e viscosidade do meio

Lei de Stokes - sedimentação depende

$$V_S = \frac{D^2.(d_1 - d_2).g}{18\mu} = \text{cm/seg} \begin{cases} \text{resistência do meio} \\ \text{ação da gravidade} \end{cases}$$

onde:

Vs = velocidade de sedimentação (cm/s)

D = diâmetro da partícula (cm)

d1 = peso específico do sólido (g/cm³)

d2 = peso específico do líquido (g/cm³)

 μ = viscosidade do líquido (poise)

g = aceleração da gravidade (cm/s²)

→ Velocidade no interior do aparelho - características:

v = 3 a 6 cm/min.h, escorrimento laminar perfeito;

v = 6 a 12 cm/min, escorrimento regular, excelente decantação;

v = 12 a 15 cm/min., principiam as irregularidades na decantação, mas possível;

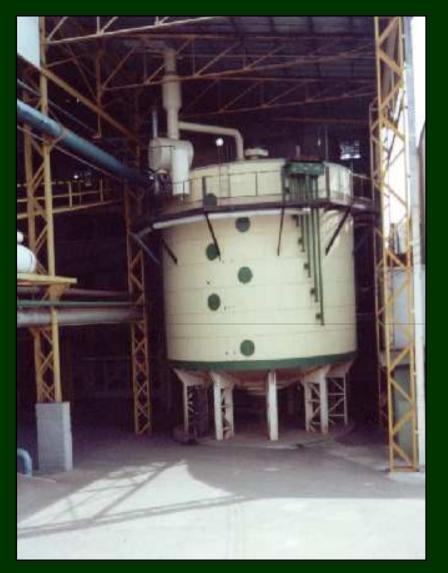
v > 15 cm/min., turbulento

7.1.1 SISTEMA DE DECANTAÇÃO DE MÚLTIPLAS BANDEJAS

constituição
 decantador
 caixa de lodo
 caixa de caldo decantado

- Setores do Setores do decantador (Dorr) { a) câmara de coagulação ou de floculação b) câmara de caldo clarificado, ou de sedimentação c) câmara concentradora de lodo

Características do { a) tempo de residência do caldo: 2 a 3 horas b) Vol médio: 3,4 m³/TCH Aparelho

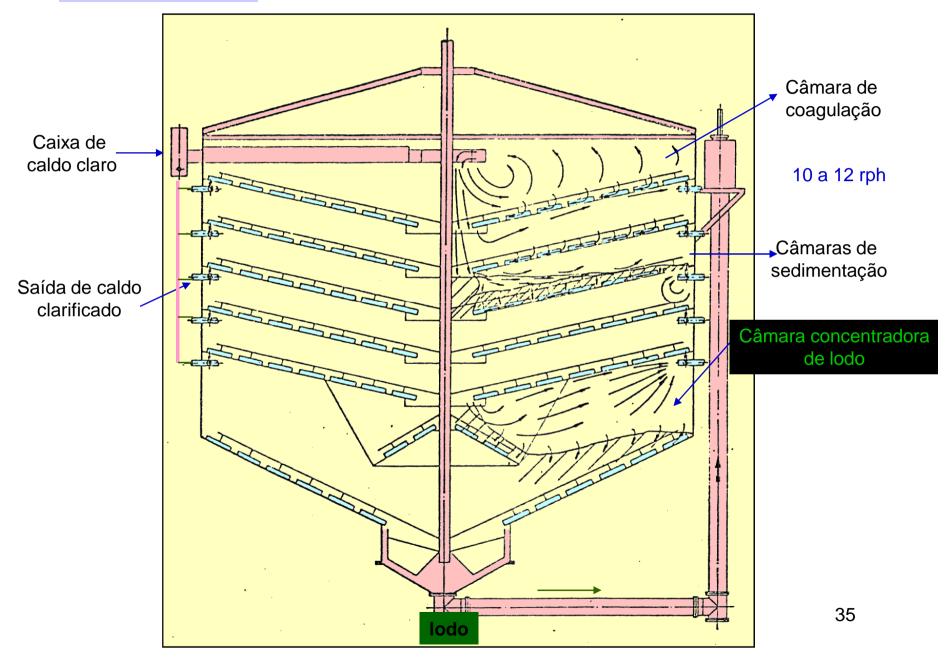




Decantador de caldo

Decantador "Tipo Door" com tomadas externas de caldo

Funcionamento



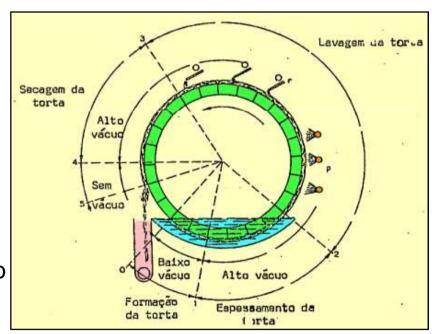
8. FILTRAÇÃO DAS BORRAS

 Objetivo → a operação de filtração visa recuperar o caldo arrastado com as borras ou lodo, o qual tem considerável teor de sacarose.



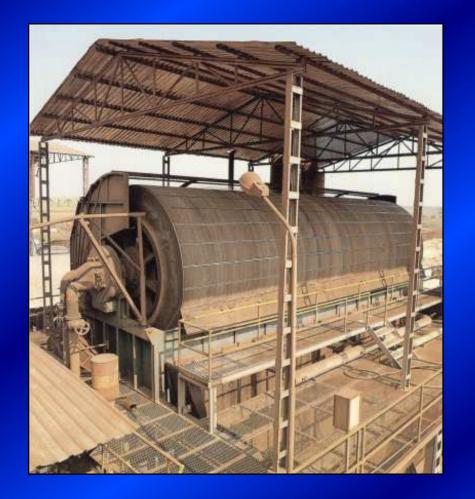
Eficiência da filtração:

- qualidade do caldo
- concentração do caldo
- adição de leite de cal (pH 7,5 a 8,0)
- adição de bagacilho (6 a 10 kg/TC)
- quantidade de água: 100 a 150 % peso da torta
- temperatura da água 75 a 80 °C



Sistema de operação do filtro rotativo à vácuo

- vácuo para sucção Baixo - 10 a 25 cm Hg Alto - 20 a 50 cm Hg





Filtro rotativo

Descarregamento do lodo em filtro de 13" x 32"

Filtro tipo Prensa desaguadora





https://www.youtube.com/watch?v=AkIW3_j52Iw

11 CONSIDERAÇÕES FINAIS

- ✓ A purificação do caldo visa retirar o máximo de impurezas do caldo;
- ✓ Os processos de purificação do caldo para a produção de etanol e açúcar devem ser conduzindo obedecendo as características peculiares para cada linha de produção;
- ✓ A purificação do caldo é realizada por processos mecânicos, físicos e químicos;

11 CONSIDERAÇÕES FINAIS

- ✓ Os principais equipamentos envolvidos na purificação do caldo são: peneiras, aquecedores, decantadores e filtros a vácuo;
- ✓ O principal agente químico utilizado na purificação do caldo é a cal. Contudo, outros agentes químicos podem ser utilizados;

PURIFICAÇÃO DO CALDO

11 CONSIDERAÇÕES FINAIS

- ✓ Com a clarificação do caldo tem-se menor desgastes de equipamentos e melhor operacionalidade na condução da evaporação do caldo;
- ✓ Para a produção de açúcar cristal branco faz-se necessária a sulfitação do caldo;
- ✓ A obtenção do caldo clarificado pode ser através do uso de decantadores com várias bandejas ou com bandeja única.

PURIFICAÇÃO DO CALDO

12 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.