Curso de especialização em tratamento de minérios

Cominuição

Moinhos de bolas e barras

Poços de Caldas – 09 de Novembro de 2012

Professor Mauricio Guimarães Bergerman

Avisos

- O próximo módulo será dia 30/nov. O Prof. André irá enviar mais informações por e-mail;
- A avaliação desta unidade será baseada na entrega de 20 exercícios da lista entregue na primeira aula (todos os exercícios vistos em aula e os demais por livre escolha do aluno);
- Quem não atingir a frequência, deverá fazer um exercício extra.

Cominuição – seleção de equipamentos

TABLE 8.2 APPLICATIONS OF GRINDING MILLS

APPLICATIONS	AUTOGENOUS			ROD		BALL		MULTI-COM-PARTMENT	SPECIAL (Pebble)	VBM	RING-ROLLER MILL
	Prim.	Int.	Sec.	Overflow	Peripheral Discharge	Overflow	Diaphragm				
Ores (Ferrous and Non-ferrous)											
Preparation of fine aggregate											
Talc and ceramic materials											
Cement raw materials											
Cement clinker											
Coal, oil shale and petroleum coke											
Silica, ceramics, etc. (must be free of iron)											
Production of a specific mesh size											
Production of a specific surface area											
Wet grinding											
Dry grinding											
Damp feed (1% to 15% moisture)											
Large feed (minus 10")											
Large feed (minus 4")											
Large feed (minus 1")											
Intermediate size feed (minus 1/2")											
Fine feed (minus 14 mesh)											
Coarse product (minus 6 mesh)											
Fine product (minus 35 mesh)											
Maximum production of fines											
Minimum production of fines											
Production of cubical particles											
Primary mill of two-stage circuit											
Secondary mill of two-stage circuit											
Operation in open or closed circuit											
Operation in closed circuit only											

Circuito clássico de cominuição

ROCHA DESMONTADA
POR EXPLOSIVOS

grelha

britador de mandíbulas em
superfície ou subterrâneo

escalpe

britador cônico
secundário

circuito aberto

britador cônico
terciário

ciclone

peneira

moinho de
barras

moinho de
bolas

circuito fechado

caixa

bomba

Moagem

- Em geral abaixo de $\frac{3}{4}$ ”;
- Pode ser realizada a seco e a úmido;
- Circuito aberto ou fechado;
- Ampla faixa de alimentação e produto, conforme o equipamento;
- Redução de tamanho principalmente por impacto, abrasão e atrição;
- Alto custo: até 40% dos custo total!
- Alguns autores distinguem moagem autógena de moagem.

Moagem

- circuitos fechados:
 - $> 20\#$ (até $65\#$) – peneira vibratória;
 - 20 a $65\#$ - peneira DSM;
 - $< 48\#$ - ciclone (eficiência aprox. 60 a 70%)
ou classificador espiral (eficiência aprox. 85 a 90%)

Moagem

- fechamento: 20 a 65# - peneira DSM

Moagem

- fechamento: < 48# - ciclone (eficiência = 60 a 70%)

overflow

vortex
finder

inlet

apex

underflow

Moagem

- fechamento: classificador espiral (eficiência aprox. 85 a 90%)

Moagem - equipamentos

- Moinhos tubulares ou de carga cadente: bolas, barras ou seixos.

acionamento

coroa

pinhão

Longe da alimentação!

Diversos
acionamento:

- Correias;
- Redutor;
- Embreagem;
- Motores auxiliares.

para grandes moinhos a coroa foi substituída pelo induzido do motor

Mancais

tampa e pescoço

diafragma

Alimentadores

Bico de papagaio
ou scoop feeder

Tambor ou drum feeder

Tubo ou spout feeder

Revestimentos: aço, ferro fundido, borracha, mistos, cerâmica...

fixação de revestimentos de borracha e metálicos

revestimentos metálicos

SHELL LINERS:

SINGLE WAVE SHELL LINER

DOUBLE WAVE SHELL LINER

LORAIN TYPE SHELL LINER

WEDGE BAR SHELL LINER

BLOCK TYPE SHELL LINER

HEAD LINERS:

BALL MILL HEAD LINERS

ROD MILL HEAD LINERS

revestimentos de
borracha

Fonte: Chaves, 2006.

Fixação dos revestimentos

Figura 6 - *detalhe*

**troca de
revestimentos
metálicos**

moagem

reposição
automática de
corpos moedores

moagem

carregamento de
barras

Moagem – dinâmica interna

- Características principais:
 - ▣ Dimensões (diâmetro e comprimento) e potência instalada;
 - ▣ Variáveis operacionais: quantidade de corpos moedores, velocidade de rotação e porcentagem de sólidos;
 - Custo corpos moedores:
 - Chaves, 2009: de USD 250 a 1250/t
 - Vale, 2010: USD 2.500

Moagem – dinâmica interna

- Variação da rotação:
 - ▣ Baixa velocidade: cascata (ou rolamento)

Figura 10 - movimento individual dos corpos moedores

Moagem – dinâmica interna

- Variação da rotação:
 - ▣ Aumento da velocidade: catarata (ou cascadeamento)

Moagem – dinâmica interna

□ Variação da rotação:

▣ Aumento excessivo da velocidade: centrifugação

Moagem – dinâmica interna

□ Velocidade crítica

Vídeo

Cascata e catarata

Centrifugação

Moagem – dinâmica interna

- Velocidade crítica

$$N_c = \frac{42,3}{\sqrt{(D - d)}}$$

□ (rev/min)

$$V_c = \frac{1}{2\pi} * \sqrt{\frac{2g}{D}}$$

□ (rev/s)

- D e d em metros

Moagem – dinâmica interna

□ Exercícios:

18) O que ocorre em um moinho quando ele é operado acima de sua velocidade crítica? Para um moinho com diâmetro interno ao revestimento de 4,37 m e corpos moedores com tamanho máximo de 50 mm, determinar qual seria a velocidade crítica.

Moagem – dinâmica interna

□ Velocidade crítica

diâmetro interno (ft)	3 a 6	6 a 9	9 a 12	12 a 15	15 a 18
% VC - BARRAS	76 a 73	73 a 70	70 a 67	67 a 64	-
% VC - BOLAS	80 a 78	78 a 75	75 a 72	72 a 69	69 a 66

Moagem – dinâmica interna

- Influência do revestimento no levantamento da carga

Fonte: Chaves, 2006.

Moagem – dinâmica interna

□ Potência

Moagem – dinâmica interna

□ Potência

Figura 19 - consumo energético x velocidade
Fonte: Chaves, 2006.

Moagem – dinâmica interna

□ Grau de enchimento

$$\square V_c = 113-126 \cdot H_c / D$$

- V_c = volume da carga (%)
- Distância entre o topo do moinho e da carga moedora (m)
- Diâmetro interno do moinho (m)

Moagem – dinâmica interna

Moagem – dinâmica interna

$$S_T = \pi \frac{D^2}{4}$$

.....m²

$$H_1 = H - \frac{D}{2}$$

.....m

$$A = 2 \times \text{ARCOS} \left(\frac{2 \times H_1}{D} \right)$$

.....°

$$S_1 = \frac{D^2}{8} \times \left(\frac{\pi \times A}{180^\circ} - \sin A \right)$$

.....m²

$$R = \frac{S_1}{S_T} \times 100$$

.....%

✓ H = altura livre da carga moedora (em relação ao diâmetro interno do moinho);

✓ D = diâmetro interno do moinho;

✓ St = área total interna ao revestimento;

✓ S1 = área da carga moedora;

✓ R = grau de enchimento (%)

Moagem – via seca ou úmida

- Moagem a úmido:
 - ▣ Consome menos energia, cerca de 75% da moagem a seco;
 - ▣ Transporta a polpa e abate poeiras, eliminando equipamentos periféricos;
 - ▣ Dissipa o calor gerado na moagem;
 - ▣ O seu produto é mais homogêneo.

Moagem – via seca ou úmida

- vantagem da cominuição via seca:
 - diminuição do desgaste (menor corrosão)
 - minérios e minerais muito abrasivos,
 - minerais que não podem ser contaminados c/ ferro
 - materiais que reagem com a água
 - possibilidade de secar o material no moinho

Moagem – via seca ou úmida

- problemas da cominuição via seca:
 - transporte
 - abatimento das poeiras
 - calor - dissipação e lubrificação

Moagem – via seca ou úmida

- efeito da umidade nas peneiras vibratórias: na moagem é idêntico.

Moagem – tipo de corpo moedor

- ✓ barras => para moagem grosseira e à seco;
- ✓ bolas => para aplicação à seco e à úmido (tamanho comercial = de 3/8" a 5");
- ✓ *cylpebs* => na moagem fina (tamanho comercial = 53 mm);
- ✓ *boulpebs* e *conipebs* => na moagem fina (tamanho comercial = 38 mm).

Moinho de barras

- moinhos tubulares – barras – $F = \frac{3}{4}$ a $\frac{3}{8}$ ", $P = 4,75$ a $0,6$ mm
- $L/D > 1,25$ – $1,4$ a $1,6$ recomendados
- Menores velocidades

diâmetro interno (ft)	3 a 4	5	6 a 8	9 a 10,5	≥ 11
% VC	75 a 80	72 a 72,5	69	64 a 68	61 a 65

- Maior tamanho de barras: 20 ft – prevenção de deformação e quebra;
- Maiores moinhos: 4,5 x 6 m;

Moinhos de barras

OVERFLOW

RR = 15 a 20

DESCARGA PERIFÉRICA

RR = 12 a 15

DESCARGA CENTRAL

RR = 4 a 8

Moinhos de barras

diâmetro		peso kg/m	2
polegadas	mm		
2 1/4	57,2	20,1	
2 1/2	63,5	24,8	
2 3/4	69,9	30,1	
3	76,2	35,8	
3 1/4	82,6	42,0	
3 1/2	88,9	48,7	
4	101,6	63,6	
4 1/2	114,3	80,5	
5	127,0	99,4	
5 1/2	139,7	120,2	
6	152,4	143,1	
6 1/2	165,1	167,9	
7	177,8	194,7	

moinhos de barras

ação das barras

Moinho de barras

- Gera material muito bitolado – operação em circuito aberto!
- Dificuldade em gerar produto muito fino;
- Não necessita de escalpe – finos passam pelo moinho, ajudando apenas na adequação da densidade de polpa.

Moinho de bolas

- Moinhos tubulares – bolas – $F = 1,2$ a $0,6$ $P = \dots$

acionamento

alimentador

tromel de
descarga

bases

Moinho de bolas

- moinhos tubulares – bolas
- L/D variável com o produto:

F (d ₈₀ da alimentação)	5000 a 1000mm	5000 a 1000mm	finalização
L/D	1 a 1,25	1,25 a 1,75	1,5 a 2,5
diâmetro da maior bola	2,5 a 3,5"	2,5 a 2"	3/4 a 1 1/4"

- Maior tamanho de bolas: aprox. 3,5”;
- Maiores moinhos: até aprox. 8 m e diâmetro (Beraldo 5,4 m);
- Normalmente opera-se entre 65 e 80% da V_c e de 35 a 50% de enchimento de bolas.
- Corpos moedores forjados ou fundidas;

Moinho de bolas

DUDA [11] apresenta alguns dados de dureza e consumo de bolas de diferentes materiais (forjadas, exceto onde mencionado o contrário):

material	BHN	desgaste a seco, g/24h.cm ²	desgaste a úmido, g/24h.cm ²
SAE 1095	739	0,000314	n.d.
SAE 1060 modificado	705	n.d.	0,00243
SAE 1045	587-613	0,000365	n.d.
SAE 5210		n.d.	n.d.
SAE 5165	442-487	0,000181	n.d.
AISI 440C (inox)	688-722	n.d.	0,00181
Cr - Ni, fundido		n.d.	n.d.
baixo Cr, fundido	546-613	0,000011	0,00220

Moinho de bolas

OVERFLOW

DIAPHRAGMA

- Dispositivo para controlar saída de bolas;
- Alimentações mais grosseiras;
- Minimizar geração de finos;
- Maior consumo de potência – 15 a 20%;
- Maior consumo de corpos moedores;
- Risco de entupimento;

moagem

segregação dos corpos moedores

moagem controle da segregação dos corpos moedores

Moinho de bolas

21) Dada a distribuição granulométrica de alimentação e produto de um circuito de moagem, calcular a relação de redução considerando o F_{80} e P_{80} do moinho.

Alimentação moagem

Overflow dos ciclones (produto moagem)

FONTES:

- Mineral Processing Technology – Barry Wills e Tim Nappier-Munn. 2006.
- Chaves, A. P. Teoria e prática do tratamento de minérios. Vol. 3. 2006.
- Manual de britagem Metso.
- NAPIER-MUNN, T.J. et al. Mineral comminution circuits: their operation and optimization. Indoorroopilly: Julius Kruttschnitt Mineral Research Centre/University of Queensland, 1999 413 p. (JKMRC Monograph Series in Mining and Mineral Processing)
- Gupta, A.; Yan, D.; **Mineral processing design and operation: an introduction**. Elsevier, 2006. 693 p. Disponível em: <http://www.sciencedirect.com/science/book/9780444516367>
- VALADÃO, G; ARAUJO, A. C. **Introdução ao Tratamento de Minérios**. Belo Horizonte: UFMG. 2007.
- Imagens do autor