

Семикопенко И.А., канд. техн. наук, доц.,  
Воронов В.П., канд. физ.-мат. наук, проф.,  
Юрченко А.С., аспирант

Белгородский государственный технологический университет им. В.Г. Шухова

## РАСЧЕТ ОПТИМАЛЬНОГО ДИАМЕТРА ШНЕКОВОГО ПИТАТЕЛЯ ДЛЯ ПОДАЧИ МАТЕРИАЛА В КАМЕРУ ПОМОЛА ДЕЗИНТЕГРАТОРА

chentsov.1995@mail.ru

В данной статье получено аналитическое выражение, позволяющее определить взаимосвязь пропускной способности шнекового питателя и производительности дезинтегратора с горизонтальной загрузкой измельчаемого материала. Представлена расчетная схема для определения пропускной способности шнекового питателя и производительности дезинтегратора с горизонтальной загрузкой материала.

**Ключевые слова:** дезинтегратор, производительность, шнековая труба, материал.

Дезинтеграторы являются помольным оборудованием, обеспечивающим заданный гранулометрический состав готового продукта [1]. В целях согласования производительности шнекового питателя диаметром « $D$ » и камеры помола

дезинтегратора рассмотрим движение материала в транспортирующей шнековой трубе, которая обеспечивает его непрерывную подачу в камеру помола (рис. 1).

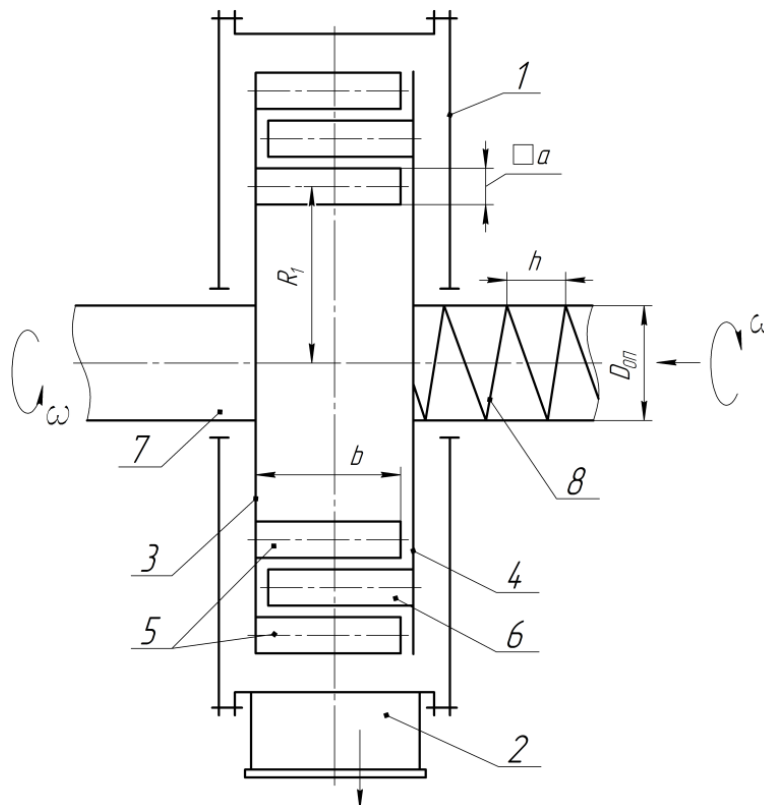


Рис. 1. Камера помола дезинтегратора

Объемный расход материала « $Q_n$ », проходящего через шнековый питатель в единицу времени « $t$ », равен

$$Q_n = \frac{dV_n}{dt}, \quad (1)$$

где  $V_n$  – объемная доля частиц материала, заполняющая длину « $l_x$ » транспортирующей шнековой трубы.

Величина данного объема  $V_n$  будет определяться выражением следующего вида [2]:

$$V_n = \frac{\pi D^2}{4} \cdot l_x \cdot \Psi, \quad (2)$$

где  $\Psi$  – коэффициент, учитывающий степень заполнения площади поперечного сечения шнековой трубы на расстоянии  $l_x$ .

С учетом (2) формула (1) принимает вид:

$$Q_n = \frac{\pi}{4} \cdot \psi \cdot D^2 \cdot \frac{dl_x}{dt} \quad (3)$$

Если учесть, что

$$\frac{dl_x}{dt} = v_n \quad (4)$$

где  $v_n$  – скорость перемещения частиц материала вдоль пути  $l_x$ .

Тогда с учетом (4) формула (3) принимает вид

$$Q_n = \frac{\pi D^2}{4} \cdot \psi \cdot v_n \quad (5)$$

Величину  $v_n$  можно найти на основании того факта, что шнековая труба совершает вращение с постоянной частотой « $\omega$ ». Поэтому величина скорости  $v_n$  равна:

$$v_n = \omega \cdot h \quad (6)$$

где  $h$  – величина шага транспортирующей шнековой трубы;  $\omega$  – частота вращения транспортирующей шнековой трубы.

Подстановка (6) в (5) приводит к следующему выражению:

$$Q_n = \psi \cdot \frac{\pi D^2}{4} \cdot \omega \cdot h \quad (7)$$

Частицы измельчаемого материала из транспортирующей шнековой трубы поступают в зону взаимодействия с ударными элементами первого внутреннего ряда камеры помола. Следовательно, объемная доля поступающего материала (7) должна быть не больше пропускной способности первого внутреннего ряда ударных элементов.

Пропускную способность дезинтегратора  $Q_1$  в зависимости от частоты вращения ротора  $\omega_p$  и геометрических параметров первого ряда ударных элементов согласно результату работы [3,4] определяется следующим выражением:

$$Q_1 = \frac{\pi^2 \mu_0 \Delta l^2 b R_1 \omega_p}{3(\Delta l + a)} \quad (8)$$

где  $\mu_0$  – коэффициент разрыхления, равный 0,1 – 0,15;  $\Delta l$  – расстояние между смежными ударными элементами первого внутреннего ряда;  $R_1$  – радиус первого внутреннего ряда;  $b$  – высота ударных элементов первого внутреннего ряда;  $a$  – сторона квадрата поперечного сечения ударного элемента.

Для согласования производительности шнекового питателя с пропускной способностью первого внутреннего ряда ударных элементов в случае равенства частоты вращения  $\omega$  шнекового питателя и частоты вращения роторов камеры помола должно выполняться равенство:

$$Q_1 = Q_n \quad (9)$$

С учетом соотношений (7) и (8) равенство (9) принимает вид:

$$\frac{\pi^2 \mu_0 \Delta l^2 b R_1}{3(\Delta l + a)} = \psi \cdot \frac{\pi D^2}{4} \cdot h \quad (10)$$

Полученное соотношение (10) можно рассматривать как уравнение, которое позволяет найти оптимальный диаметр шнекового питателя  $D_{оп}$  в зависимости от геометрических параметров первого внутреннего ряда ударных элементов и величины шага винта транспортирующей шнековой трубы:

$$D_{оп} = 2 \cdot \Delta l \cdot \sqrt{\frac{\mu_0 \cdot b \cdot R_1}{3 \cdot \psi \cdot h \cdot (\Delta l + a)}} \quad (11)$$

Таким образом, полученное выражение (11) позволяет определить оптимальное значение диаметра шнекового питателя в зависимости от геометрических параметров первого ряда ударных элементов и величины шага винта транспортирующей шнековой трубы рассматриваемой конструкции дезинтегратора.

## БИБЛИОГРАФИЧЕСКИЙ СПИСОК

1. Хинт И.А. Основы производства силикатных изделий. М.: Стройиздат, 1962. 636 с.
2. Гячев Л.В. Основы теории бункеров. Новосибирск, 1992. 310 с.
3. Семикопенко И.А., Богданов В.С., Масловская А.Н., Александрова Е.Б. Дезинтегратор с повышенными нагрузками на измельчаемый материал // Строительные и дорожные машины. 2009. № 5. С. 51–54.
4. Воронов В.П., Семикопенко И.А., Пензев П.П. Теоретические исследования скорости движения частиц материала вдоль поверхности ударного элемента мельницы дезинтеграторного типа // Известия ВУЗов. Строительство. № 11-12. 2008. С. 93–96.

**Semikopenko I.A., Voronov V.P., Yurchenko A.S.**

## CALCULATION OF OPTIMAL DIAMETER OF THE SCREW FEEDER TO FEED MATERIAL INTO THE GRINDING CHAMBER OF THE MILL

*In this article given an analytical expression that indicated the relationships of capacity of screw feeder and productivity disintegrator with a horizontal load of crushed material. It presented the design scheme for the determination of screw feeder's capacity and performance of cage mill with horizontal loading material.*

**Key words:** cage mill, productivity, screw tube, material

**Семикопенко Игорь Александрович**, кандидат технических наук, профессор.  
Белгородский государственный технологический университет им. В.Г. Шухова.  
Адрес: Россия, 308012, г. Белгород, ул. Костюкова, 46.

**Воронов Виталий Павлович**, кандидат математических наук, профессор.  
Белгородский государственный технологический университет им. В.Г. Шухова.  
Адрес: Россия, 308012, г. Белгород, ул. Костюкова, 46.

**Юрченко Дмитрий Сергеевич**, аспирант.  
Белгородский государственный технологический университет им. В.Г. Шухова.  
Адрес: Россия, 308012, г. Белгород, ул. Костюкова, 46.  
E-mail: chentsov.1995@mail.ru