

**МІНІСТЕРСТВО ОСВІТИ І НАУКИ УКРАЇНИ
НАЦІОНАЛЬНИЙ УНІВЕРСИТЕТ
БІОРЕСУРСІВ І ПРИРОДОКОРИСТУВАННЯ
УКРАЇНИ
НАЦІОНАЛЬНИЙ НАУКОВИЙ ЦЕНТР «ІМЕСГ» НААН**



***ЗБІРНИК
ТЕЗ ДОПОВІДЕЙ***

***VI Міжнародної науково-технічної конференції з нагоди
112-ї річниці від дня народження
доктора технічних наук, професора,
члена-кореспондента ВАСГНІЛ,
віце-президента УАСГН
КРАМАРОВА
Володимира Савовича
(1906-1987)***

«КРАМАРОВСЬКІ ЧИТАННЯ»

***21-22 лютого 2019 року
м. Київ***

УДК 631.361.8

ТЕОРЕТИЧНИЙ АНАЛІЗ ПРОЦЕСУ ФУНКЦІОНУВАННЯ ЗАВАНТАЖУВАЛЬНОГО БУНКЕРА

В. М. БАРАНОВСЬКИЙ, доктор технічних наук, професор

Ю. В. ГРИЦАЙ, здобувач

Тернопільський національний технічний університет імені Івана Пулюя

E-mail: baranovskyvm@ukr.net

У загальному випадку ефективність роботи будь-якого бункера залежить від узгодження його форми (конічна, пірамідальна, циліндрична, комбінована), способу руху (гідравлічним, нормальним, змішаним) завантажених в нього продуктів, розмірно-масових параметрів і фізико-механічних властивостей продуктів з загальною конструкцією шнекового механізму.

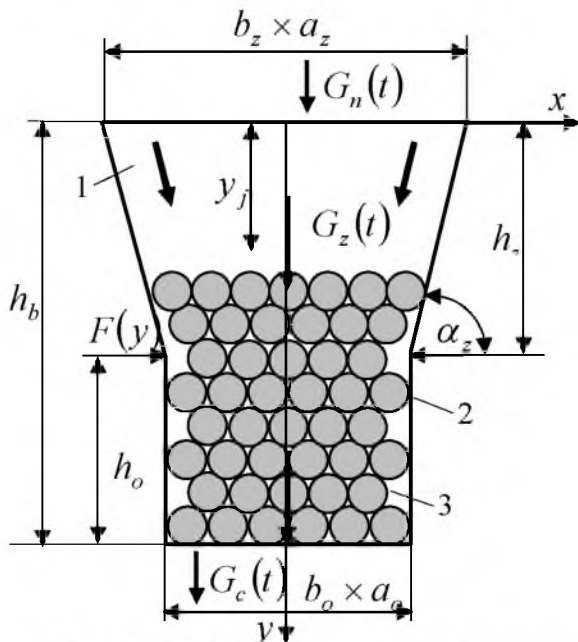


Рис. Схема до розрахунку параметрів завантажувального бункера: 1 – завантажувальна горловина; 2 – вихідна горловина; 3 – коренеплоди

об'ємну кількість коренеплодів, які виходять з вихідної горловини, або споживання із запасу за час $t = 1$ с. При цьому:

$$G_n = G_c / \gamma_k t = \frac{\sum_{i=1}^3 [K_{1G_c} m_{k1} + K_{2G_c} m_{k2} + K_{3G_c} m_{k3}]}{\gamma_k t}; \quad (2)$$

$$G_n = \frac{\sum_{i=1}^3 \frac{\pi}{24} \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\text{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\text{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_k^3}{\text{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right]}{t}; \quad (3)$$

$$g_{c.k} = \frac{\pi}{24} \frac{\sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right]}{F(x; z)t}. \quad (4)$$

де $K_{1G_n}, K_{2G_n}, \dots, K_{iG_n}$ – відповідно, кількість коренеплодів 1-ї, 2-ї, ..., i -ї розмірної масової фракції, які надходять у завантажувальну горловину бункера, шт; $m_{k1}, m_{k2}, \dots, m_{ki}$ – відповідно, маса коренеплоду 1-ї, 2-ї, ..., i -ї розмірної фракції, які надходять у завантажувальну горловину бункера, кг; D_{k2}, \dots, D_{ki} – діаметр коренеплодів 2-ї, ..., i -ї розмірної масової фракції, м; α_{ki} – кут конуса росту коренеплодів 2-ї, ..., i -ї розмірної масової фракції, град

Тоді прискорення $a_{c.k}$ (шт. м/с²) поштучного споживання коренеплодів із запасу буде визначається за формулою

$$a_{c.k} = \frac{d g_{c.k}}{dt} = \frac{d}{dt} \left(\frac{\pi}{24} \frac{\sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right]}{F(x; z)t} \right). \quad (5)$$

Поклавши в залежності (5) $a_{c.k} = g$, де g – прискорення вільного падіння (м/с²) та виконавши диференціювання виразу (5), визначимо відношення між текучим залишковим поштучним (кількісним) запасом коренеплодів і прискоренням поштучного споживання коренеплодів із запасу (диференціальне рівняння поштучного споживання коренеплодів у відносному часі t) за умови, що поперечний переріз $F(x; z)$ є випускним отвором вихідної горловини бункера, або

$$d \left(\frac{\pi}{24 \gamma_k} \frac{\sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right]}{F(x; z)t} \right) = g dt; \quad (6)$$

$$\frac{\pi}{24t} \sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right] =$$

$$= F(x; z) \sqrt{\frac{\frac{\pi}{24t} \sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right] F(x; z)}{\frac{dF(x; z)}{dt}}} \times, \quad (7)$$

$$\times th \left(\sqrt{\frac{g \frac{dF(x_j; z_j)}{dt}}{F(x_j; z_j)}} \right) \cdot t$$

де th – гіперболічний тангенс.

Або

$$\begin{aligned}
 & \left. \frac{d \left\{ \frac{\pi}{24t} \sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right] \right\}}{dt} \right\} = \\
 & = gF(x; z) \times \left. \left[1 - th^2 \right] - \sqrt{\frac{\frac{\pi}{24t} \sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right] \frac{dF(x'_j; z_j)}{dt}}{F(x; z)} \cdot t} \right\} \quad (8)
 \end{aligned}$$

Якщо в формулах (7), (8) спрямувати час $t \rightarrow \infty$, або в формулі (6) прийняти, що $d \left\{ \frac{\pi}{24t} \sum_{i=1}^3 \left[K_{1G_c} \frac{D_{k1}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k1})} + K_{2G_c} \frac{D_{k2}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k2})} + K_{3G_c} \frac{D_{k3}^3}{\operatorname{tg}(0,5\alpha_{k3})} \right] \right\} / dt = 0$, а отриману формулу помножити на об'ємну масу коренеплодів γ_k , тоді отримаємо граничне максимальне масове споживання коренеплодів із запасу бункера за час $t = 1$ с, або, відповідно, необхідне граничне максимальне масове секундне надходження коренеплодів $G_{c,max}$ (кг/с) до шнекового конвеєра за умови, що площа поперечного перерізу $F(x; z)$ є випускним отвором вихідної горловини бункера, тобто

$$0 = g\gamma_k F(x; z) \left(- \sqrt{\frac{d \left(\frac{1}{F(x; z)} \right) t}{dt}} \right) + \frac{dF(x_j; z_j)}{dt} \cdot \left(- \sqrt{\frac{d \left(\frac{1}{F(x_j; z_j)} \right) t}{dt}} \right) \cdot 0, \quad (9)$$

або

$$G_{c,max} = \gamma_k F(x; y) \left(- \sqrt{\frac{gF(x; z)}{dF(x_j; z_j)}} \right). \quad (10)$$

Площа поперечного перерізу $F(x; z)$ випускного отвору вихідної горловини бункера буде визначається за формулою $F(x; z) = b_o 2r_o$, де b_o , r_o – довжина та гідравлічний радіус отвору, м. При цьому $2r_o = a_o \leq b_o$.

Тоді залежність (10) матиме вигляд

$$G_{c,max} = \gamma_k b_o a_o \left(- \sqrt{\frac{g b_o a_o}{d(b_o a_o)}} \right). \quad (11)$$