## Гранулометрический состав кристаллов сахара II и III кристаллизации

Б. В. КУЗЬМЕНКО, В. О. ШТАНГЕЕВ, А. К. СУЩЕНКО, А. В. ВЛАСЕНКО УкрНИИСП В. Н. АНТОНОВСКИЙ РОССИЙСКИЙ НИИСП В. Г. МИРОНЧУК КТИПП

Для обработки утфелей низших ступеней кристаллизации широко применяются центрифуги непрерывного действия большой единичной мощности, позволяющие перерабатывать утфели различного качества. Результаты их эксплуатации на сахарных заводах показывают повышение чистоты мелассы на 2-3% по сравнению с чистотой межкристального раствора утфеля. Причина увеличения содержания сахара в мелассе заключается в высокой массовой доле фракций мелких кристаллов, проходящих через сита центрифуг. Ее можно снизить, улучшив гранулометрический состав кристаллов сахара в утфеле (к моменту окончания уваривания и непосредственно центрифугированием). перел Один из путей решения этой задачи состоит в подборе технологических и других показателей процесса, для чего, в свою очередь, необходимо изучить влияние последних на гранулометрический состав кристаллов.

К основным показателям гранулометрического состава кристаллов сахара относятся: средний  $(\tilde{r})$  и средневзвешенный  $(\tilde{r}_m)$  линейные размеры кристаллов, а также обычный  $(K_m)$  коэфициенты неравномерности. Каждый из этих показателей можно определить в результате микрофотографического и ситового анализа [1] по следующим расчетным методикам.

Микрофотографический ана лиз:

$$\tilde{r} = \frac{1}{N} \sum_{i=1}^{N} r_i,$$

$$K_{n} = \sqrt{-1 + N(\sum_{i=1}^{N} r_{i}^{2}) / (\sum_{i=1}^{N} r_{i})^{2}};$$
(1)

$$\tilde{r}_m = \left(\sum_{i=1}^N r_i^4\right) / \left(\sum_{i=1}^N r_i^3\right),$$

$$K_{mv} = \sqrt{-1 + (\sum_{i=1}^{N} r_i^5)(\sum_{i=1}^{N} r_i^3)/}$$

$$(\sum_{i=1}^{N} r_i^i)_i^2$$
 (2)

где N — число кристаллов в поле микрофотографии;  $r_i$  — линейный размер *i*-го кристалла.

Ситовый анализ (рассев):

$$\tilde{r}_m = \left(\sum_{i=0}^{N_c} m_i d_i\right) / \left(\sum_{i=0}^{N_c} m_i\right), K_{mr} =$$

$$=\sqrt{-1+(\sum_{i=0}^{N_c}m_id_i^2)(\sum_{i=0}^{N_c}m_i)/}$$

$$(\sum_{i=0}^{N_c} m_i d_i)^2;$$
 (3)

$$\bar{r} = (\sum_{i=0}^{N_c} \frac{m_i}{d_i^2}) / (\sum_{i=0}^{N_c} \frac{m_i}{d_i^3}), K_{\text{H}} =$$

$$= \sqrt{-1 + (\sum_{i=0}^{N_c} \frac{m_i}{d_i})(\sum_{i=0}^{N_c} \frac{m_i}{d_i^3})/}$$

$$\left(\sum_{l=0}^{N_c} \frac{m_l}{dl^2}\right)^2. \tag{4}$$

где  $N_c$  — число сит;  $m_i$ ,  $d_i$  — масса (массовая доля или процент массы) и линейный размер остатка кристаллов на i-м сите;  $d_i = 0.5(\rho_i + \rho_{i+1}); \; \rho_0 = 0, \; \rho_{N_c+1} = \rho_{N_c}, \; \rho_i$  — размер отверстий i-го сита.

В случае аппроксимации кривой распределения кристаллов по размерам функцией гамма-распределения Пирсона связь между  $\bar{r}$ ,  $K_{\rm sr}$ ,  $\bar{r}_{\rm m}$ ,  $K_{\rm mr}$  выражается формулами [2]:

$$K_{mr} = K_{s} / \sqrt{1 + 3K_{s}^{2}}$$

$$\bar{r}_{m} = (1 + 3K_{s}^{2})\bar{r}; \qquad (5)$$

$$K_{\rm H} = K_{mr} / \sqrt{1 - 3K_{mr}^2},$$

$$\bar{r} = (1 - 3K_{mr}^2)\bar{r}_m, K_{mr} < 0,577.$$
(6)

Влияние технологических и других показателей на гранулометрический состав кристаллов сахара II и III ступеней кристаллизации мы изучали в производственных условиях на Ольшанском и Шрамковском сахарных заводах в сезон 1989/90 г.

При исследовании гранулометрического состава кристаллов в утфеле и желтого сахара II кристаллизации варьировались технологические показатели: аффинационный утфель — содержание сухих веществ и чистота первого оттека утфеля І кристаллизации (СВ $_{01}$ , Ч $_{01}$ ); конечный утфель - содержание сухих веществ и чистота (СВ2к,  $\Psi_{2\kappa}$ ); желтый сахар — содержание сухих веществ и чистота оттека утфеля II кристаллизации (С $\mathring{B}_{207}$ ,  $\mathring{4}_{207}$ ). Зависимости размеров кристаллов и коэффициентов неравномерности от этих показателей имеют следуюший вид.

Аффинационный утфель:

$$\begin{array}{l} \ddot{r}_{m}(1.807 \Psi_{o1}-1.358 CB_{o1}) \cdot 10^{-5}, \, \text{m}; \\ K_{mr} = (6.493 \Psi_{o1}-2.493 CB_{o1}) \cdot 10^{-3}; \\ \dot{r} = (21.080 \Psi_{o1}-7.653 CB_{o1}) \cdot 10^{-7}, \, \text{m}; \\ K_{e} = (2.631 \Psi_{o1}-1.539 CB_{o1}) \cdot 10^{-1}. \end{array}$$

Конечный утфель II кристаллизации:

$$\begin{split} &\hat{r}_m \!=\! (3.625 \text{CB}_{2\kappa} \!-\! 3.541 \text{H}_{2\kappa}) \cdot 10^{-6}, \text{M}; \\ &\hat{K}_{\text{ext}} \!=\! (3.768 \text{H}_{2\kappa} \!-\! 2.812 \text{CB}_{2\kappa}) \cdot 10^{-2}; \\ &\hat{r} \!=\! (4.379 \text{CB}_{2\kappa} \!-\! 4.803 \text{H}_{2\kappa}) \cdot 10^{-5}, \text{M}; \\ &K_n \!=\! (2.243 \text{H}_{2\kappa} \!-\! 1.881 \text{CB}_{2\kappa}) \cdot 10^{-1}. \end{split} \tag{8}$$

Желтый сахар II кристаллизации:

$$\begin{array}{l} \bar{r}_{,m}\!=\!(3.591\mathrm{CB_{207}}\!-\!4.021\mathrm{H_{207}})\cdot 10^{-3}, \mathrm{M};\\ K_{ort}\!=\!(6.216\mathrm{H_{207}}\!-\!4.920\mathrm{CB_{207}})\cdot 10^{-2}; \\ \bar{r}\!=\!(2.230\mathrm{CB_{207}}\!-\!2.512\mathrm{H_{207}})\cdot 10^{-3}, \mathrm{M};\\ K_{\mathrm{H}}\!=\!(3.062\mathrm{H_{207}}\!-\!2.602\mathrm{CB_{207}})\cdot 10^{-1}. \end{array}$$

Анализ полученных соотношений показывает, что  $CB_{01},\, V_{01}$  оказывают противоречивое влияние на гранулометрический состав аффинационного утфеля: при увеличении среднего размера  $(r_m, r)$  однородность кристаллов уменьшается, то есть увеличиваются Кт, Кн, и наоборот. Рост СВ2к и снижение Ч2к однозначно улучшают гранулометрический состав кристаллов сахара в конечном утфеле II, обратное изменение этих же величин ухудшают качество кристаллов. Аналогичная картина наблюдается в составе желтого сахара при росте СВ<sub>20т</sub> и снижении Ч<sub>20т</sub>.

При исследовании гранулометрического состава кристаллов в утфеле и желтого сахара III кристаллизации варьировались технологические показатели: конечный утфель -- содержание сухих веществ, чистота, массовое содержание кристаллов и темпе-перед центрифугированием — такой же набор параметров в момент времени непосредственно центрифугированием перед  $(CB_{3u}, \, \Psi_{3u}, \, Kp_{3u}, \, t_{3u})$ ; желтый сахар III кристаллизации - содержание сухих веществ и чистота мелассы (СВмел, Чмел), разница между чистотой межкристального раствора утфеля III перед центрифугированием и чистотой мелассы. (ДЧ). Получены следующие зависимости.

Конечный утфель III кристаллизации:

```
\begin{split} \tilde{I}_{m} &= -0.476 \pm 0.041 \text{H}_{3\text{K}} - 0.017 \text{CB}_{3\text{K}} - \\ &- 0.003 \text{Kp}_{3\text{K}} - 0.007 \hat{t}_{3\text{K}}; \\ K_{mr} &= 3.418 - 0.007 \text{H}_{3\text{K}} - 0.03 \text{CB}_{3\text{K}} + \\ &+ 0.002 \text{Kp}_{3\text{K}} + 0.003 \hat{t}_{3\text{K}}; \\ i &= -1.949 \pm 0.022 \text{H}_{3\text{K}} + 0.009 \text{CB}_{3\text{K}} - \\ &- 0.001 \text{Kp}_{3\text{K}} - 0.004 \hat{t}_{3\text{K}}; \\ K_{n} &= 8.652 - 0.023 \text{H}_{3\text{K}} - 0.072 \text{CB}_{3\text{K}} + \\ &+ 0.002 \text{Kp}_{3\text{K}} + 0.005 \hat{t}_{3\text{K}}. \end{split}
```

Утфель III кристаллизации перед центрифугированием:  $\tilde{r}_m = -3.157 + 0.003 \, \mathrm{H}_{2n} + 0.031 \, \mathrm{CB}_{3n} - 0.002 \, \mathrm{Kp}_{2n} + 0.011 \, \mathrm{f}_{3n};$   $K_{av} = 1.945 - 0.011 \, \mathrm{H}_{3n} - 0.008 \, \mathrm{CB}_{3n} + \pm 0.002 \, \mathrm{Kp}_{3n} - 0.0003 \, \mathrm{f}_{3n};$  (11)  $r = -2.905 + 0.017 \, \mathrm{H}_{3n} + 0.019 \, \mathrm{CB}_{3n} - -0.003 \, \mathrm{Kp}_{3n} + 0.0003 \, \mathrm{f}_{3n};$ 

$$K_{\rm H} = 8,921 - 0,060 \, {\rm H}_{\rm 3u} - 0,043 \, {\rm CB}_{\rm 3u} + 0,009 \, {\rm Kp}_{\rm 3u} - 0,0007 t_{\rm 3u}$$

Желтый сахар III кристаллизации:

 $\bar{r}_m = -4.358 + 0.014 \text{CB}_{\text{Men}} + 0.071 \text{H}_{\text{Men}} - 0.081 \text{\Delta}\text{H};$ 

 $K_{\text{mr}}$  = 2,615 — 0,009 CB<sub>Mea</sub> — 0,026 Ч<sub>Mea</sub> + + 0,034 ΔЧ; (12) r = -4,374 + 0,015 CB<sub>Mea</sub> + 0,062 Ч<sub>Mea</sub> — -0,076 ΔЧ; K = 10,185 — 0,031 CB<sub>Mea</sub> — 0,129 Ч<sub>Mea</sub> + + 0.157 ΔЧ.

Как свидетельствует анализ соотношений (10) — (12), на гранулометрический состав кристаллов сахара утфеля III в конце процесса и перед центрифугированием, а также желтого сахара III кристаллизации каждый из технологических показателей оказывает однозначное воздействие. Оно состоит в том, что, увеличивая (уменьшая)  $\tilde{r}$ ,  $\tilde{r}_m$ , каждый из соответствующих показателей одновременно уменьшает (увеличивает)  $K_{\rm H}$ ,  $K_{mr}$ . Линейно-массовые показатели  $(\bar{r}_m, K_{mr})$  гранулометрического состава кристаллов конечного утфеля III улучшаются (ухудшаются) при снижении (увеличении) СВ $_{3\kappa}$ , Кр $_{3\kappa}$ ,  $t_{3\kappa}$  и увеличении (снижении) Ч $_{3\kappa}$ . На обычные показатели гранулометрического состава кристаллов (г,  $K_{\rm H}$ ) все технологические данные, за исключением СВзк, оказывают аналогичное действие. Увеличение (снижение) СВ<sub>эк</sub> улучшает (ухудшает) линейно-массовые, одновременно противоположно воздействуя на обычные показатели гранулометрического состава. В этом случае следует ориентироваться на последние. поскольку они равным образом учитывают доли мелких, средних и крупных размеров кристаллов в отличие от линейно-массовых показателей, в которых все мелкие и большая часть средних фракций кристаллов нивелируются.

Гранулометрический состав кристаллов сахара в утфеле III перед центрифугированием улучшается (ухудшается) при увеличении (снижении) Ч<sub>3и</sub>, СВ<sub>3и</sub>, t<sub>3и</sub> и уменьшении (увеличении) Кр<sub>3и</sub>.

Гранулометрический состав кристаллов желтого сахара III кристаллизация становится лучше (хуже) при росте (снижении) СВ<sub>мел</sub>, Ч<sub>мел</sub> и уменьшении (увеличении)  $\Delta \Psi$ .

Соотношения (11) для гранулометрического состава кристаллов утфеля III перед центрифугированием дает возможность рассчитать массовую долю кристаллов сахара а, которые пройдут через сита центрифуг, повысив тем самым чистоту мелассы. Аппроксимируя дифференциальную функцию линейно-массового распределения кристаллов функцией гамма-распределения Пирсона [2], получим следующее выражение для массовой доли:

$$\alpha = [K_{mr}^2 (5000 K_{mr}^2 \tilde{r}_m)^{-1/K_{mr}^2}].$$

$$m\Gamma(K_{m\ell}^{-2}) \prod_{n=0}^{\infty} \frac{(-1)^n}{n!(nK_{m\ell}^2 + 1)(5000K_{m\ell}^2 \ell_m)^n},$$
(13)

где  $\Gamma(K_{mr}^{-2})$  — гамма-функция от  $K_{mr}^{-2}$ ; n! — произведение всех натуральных чисел от 1 до n.

Необходимая точность расчета  $\alpha$  может быть достигнута суммированием нескольких первых членов ряда в формуле (13), n=0;1;2, так как он является быстросходящимся. Имея полученные зависимости  $K_{mr}$ ,  $r_m$  от технологических параметров процесса уваривания, расчет потерь сахара с мелассой можно выполнить по формуле (13) с учетом приведенных в данной статье рекомендаций.

## ЛИТЕРАТУРА

Кузъменко Б. В., Петриченко А. Б. Стандартизация фракционного состава товарного сахара-песка на основе унификации методов ситового анализа / Сахарная и крахмалопаточная промышленность. ЦНИИТЭИпищепромы 1986. Сер. З. Вып. 2.
 Кузъменко Б. В., Штангеев В. О., Гулый И. С. Ваияние теплообмена и

 Кузьменко Б. В., Штангеев В. О., Гулый И. С. Влияние теплообмена и гидродинамики на формирование фракционного состава кристаллов в стохастических процессах массовой кристаллизации / Сб. науч. трудов Ин-та тепломассообмена им. А. В. Лыкова АН БССР. Минск. 1982.

## Малое предприятие

поставляет технологическое оборудование мини-спиртзаводов на 1000—1300 л в сутки спирта-ректификата, работающих на мелассе и крахмалеодержащем сырье. Обеспечивает проектирование завода, шефмонтаж оборудования, обучение персонала;

продает комплект технической документации на изготовление технологического оборудования спирт-заводов мощностью 1000—6000 декалитров в сутки спирта-ректификата.

Телефон в Москве (095) 353-77-43.