

УДК 66.021.3

Мытько Д. Ю., Вайтхович П. Е.
(Белорусский государственный технологический университет)

ТЕХНИКО-ЭКОНОМИЧЕСКОЕ СРАВНЕНИЕ РЕГУЛЯРНО-СТРУКТУРИРОВАННЫХ НАСАДОК

Одним из перспективных направлений модернизации массообменных аппаратов является установка в них в качестве контактных устройств регулярных структурированных насадок [1]. Это подтверждено в работе [2] авторов данной статьи. В ней приведены результаты исследований эффективности массопередачи эталонной насадки в виде колец Рашига и трех структурированных насадок. Эти исследования проводились в абсолютно одинаковых условиях при идентичных геометрических и технологических параметрах. И хотя эксперименты по эффективности показали преимущества одной из регулярных насадок, их нельзя считать вполне адекватными. Этот вопрос можно объективно решить только при реализации технико-экономического сравнения.

В качестве критерия оптимизации контактных устройств использовался коэффициент экономической эффективности

$$E_3 = \pm \left(1 - \frac{\min \text{Пр}З_i}{\min \text{Пр}З_3} \right). \quad (1)$$

где Пр Z_i , Пр Z_3 – приведенные затраты на проведение процесса абсорбции i -го и эталонного контактного устройства, руб/т.

Знак «плюс» означает экономическую целесообразность применения i -го контактного устройства по сравнению с эталонным.

Под приведенными затратами понимается сумма затрат, приходящихся на единицу продукции. Например для процесса абсорбции приведенные затраты

$$\text{Пр}Z_i = \mathcal{E}_3^C + \mathcal{E}_3^P + K_3. \quad (2)$$

где \mathcal{E}_3^C – эксплуатационные затраты на подачу сырья руб./т.; \mathcal{E}_3^P – эксплуатационные затраты на подачу поглотителя руб./т.; K_3 – капитальные затраты, руб./т.

Такая методика может быть использована на стадии экспериментальных исследований, когда сравниваются контактные устройства с большой разницей в допустимых скоростях газовой фазы [3]. В результате

этого существенно изменяется диаметр аппарата, а значит металлоемкость и капитальные затраты.

В данной работе сравниваются различные виды насадок с небольшим интервалом по расходным характеристикам, в частности по скорости газовой фазы. Поэтому капитальные затраты будут оставаться неизменными. В приложении к экспериментальным исследованиям затраты на подачу поглотителя (воды) также не значительны. Все выше-сказанное свидетельствует о возможности проводить технико-экономическое сравнение различных видов насадок только по затратам на подачу газа.

Таким образом, мы приходим к известному и широко используемому критерию, называемому удельными энергозатратами

$$J = \frac{N}{Q}, \frac{\text{Вт} \cdot \text{с}}{\text{м}^3}. \quad (3)$$

где N – мощность, затрачиваемая на подачу газа, Вт; Q – расход газа (производительность), $\text{м}^3/\text{с}$.

Этот критерий связывает два основных количественных параметра, характеризующих работу машины (аппарата). Но на энергозатраты оказывает влияние и качественный параметр процесса массопередачи, в качестве которого выступает его эффективность. Это в определенной мере степень приближения к идеальному результату (к равновесию). Эффективность массопередачи $E \leq 1,0$ выражается в долях или процентах.

Мощность, затрачиваемая на перемещение сплошной среды (газа), $N = p \cdot Q$, где давление $p \geq \Delta p$, которое должно быть больше гидравлического сопротивления Δp . С учетом этого и эффективности массопередачи, выражение (3) для удельных энергозатрат примет вид:

$$J = \frac{\Delta p}{E}, \frac{\text{Вт} \cdot \text{с}}{\text{м}^3}. \quad (4)$$

Причем, несмотря на сокращение параметра Q , единицу измерения удельных энергозатрат можно оставить в неизменном виде.

Данные по изменению эффективности массопередачи и гидравлического сопротивления (рис. 1, 2) от скорости газа для различных видов насадок при одной (средней) плотности орошения $q = 0,0036 \text{ м}^3/\text{м}^2 \cdot \text{с}$, получены нами в предыдущей работе [2]. Они определялись при десорбции CO_2 из воды.

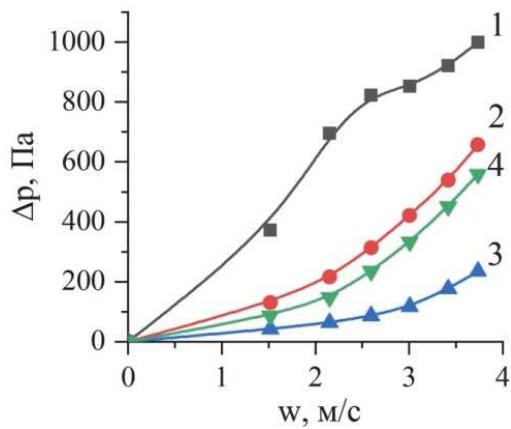


Рисунок 1 – Гидравлическое сопротивление регулярных насадок:
1 – сотовообразная; 2 – кольца Рашига; 3 – зигзагообразная; 4 – волнообразная

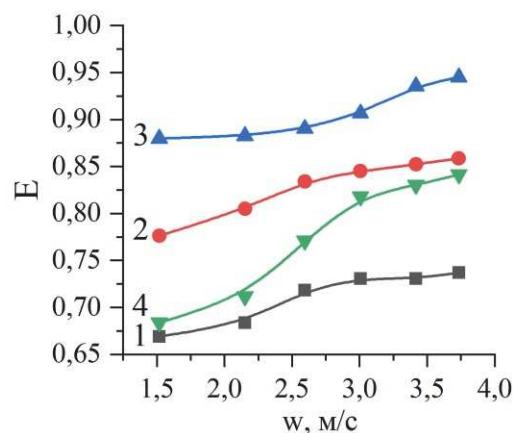


Рисунок 2 – Эффективность массопередачи для регулярных насадок:
1 – сотовообразная; 2 – кольца Рашига; 3 – зигзагообразная; 4 – волнообразная

Удельные энергозатраты рассчитывались по формуле (4). Их изменение от скорости газа показано на рисунке 3.

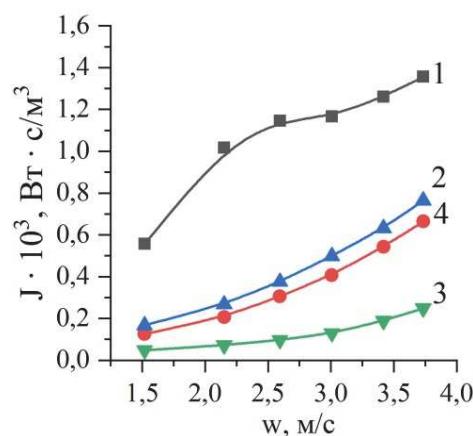


Рисунок 3 – Удельные энергозатраты регулярных насадок:
1 – сотовообразная; 2 – кольца Рашига; 3 – зигзагообразная; 4 – волнообразная

Наши исследования и расчеты показали, что зигзагообразная насадка имеет лучшие технико-экономические показатели по сравнению с другими. Она характеризуется меньшим гидравлическим сопротивлением и более высокой эффективностью. Более того, все указанные параметры изменяются плавно без резких скачков во всем диапазоне изменения скоростей газа, что свидетельствует о стабильности режима работы зигзагообразной насадки. Следовательно конструкцию данного типа можно считать наиболее выгодной и использовать для проведения дальнейших исследований.

Литература

1. Каган А. М., Лаптев А. Г. Контактные насадки промышленных тепломассообменных аппаратов: монография. – Казань: Отечество, 2013. – 454 с.
2. Вайтехович П. Е., Мытько Д. Ю. Сравнительный анализ эффективности регулярных насадок для массообменных аппаратов // Труды БГТУ. 2020. № 2. Химические технологии, биотехнологии, геоэкология. С. 44–49.
3. Вайтехович П. Е. Разработка и исследование вихревых массообменных аппаратов: дис. ... канд. техн. наук: 05.17.08. Минск, 1982. 211 с.

УДК 621.926

Боровский Д.Н., Гребенчук П.С., Гарабажиу А.А.
(Белорусский государственный технологический университет)

ПОМОЛ СТЕКЛОБОЯ В ПЛАНЕТАРНОЙ МЕЛЬНИЦЕ

В последнее время наиболее актуальной задачей в различных отраслях промышленности является переработка и утилизация отходов стекла. Переработанное стекло легко возвращается в производственный цикл при изготовлении различных видов листового и бутылочного стекла, теплоизоляционного волокна и иных строительных материалов на его основе. Помимо экономии сырья, введение стекловолокна в состав стекольной шихты снижает ее температуру плавления и уменьшает время варки, что позволяет экономить до 10% электроэнергии, затрачиваемой на процесс.