- line cellulose of Penicillium and Trichoderma cellulases // Bioresource Technol. 1995. Vol. 52. P. 119.
- Скомаровский А.А., Гусаков А.В., Окунев О.Н. и др. Гидролитическая способность ферментных препаратов из грибов родов Penicillium и Trichoderma // Прикл. биохимия и микробиология. 2005. Т. 41. № 2. С. 210.
- Скомаровский А.А., Марков А.В., Гусаков А.В. и др. Новые целлюлазы для высокоэффективного гидролиза лигноцеллюлозной биомассы // Прикл. биохимия и микробиология. 2006. Т. 42. № 6. С. 674.
- 4. *Berlin A., Gilkes N., Kilburn D.* et al. Evaluation of novel fungal cellulases for ability to hydrolyze softwood substrates-evidence for the role of accessory enzymes // Enzyme Microb.Technol. 2005. Vol. 37. P. 175.
- Kurabi A., Berlin A., Gilkes N. et al. Enzymatic hydrolysis of steam-exploded and ethanol organosoly-pretreated Douglas fir by novel and commercial funded celluloses // Appl.Biochem.Biotechnol. 2005. Vol. 121—124. P. 219
- 6. *Скомаровский А.А.* Компонентный состав и гидролитичесвая способность ферментного комплекса

- Penicillium verruculosum: Автореф. канд. дис... канд. хим. наук, М.: МГУ, 2006.
- 7. *Синицына О.А., Гусаков А.В., Окунев О.Н.* и др. Рекомбинантная эндо-β-1,4-ксиланаза Penicillium canescens // Биохимия 2003. Т. 68. Вып. 1. С. 1631.
- 8. Пат. 2288267 (РФ). 2006.
- 9. *Aslanidis C., de Jong J.P.* // Nucl.Acids Research. 1990. Vol. 18. P. 6069.
- 10. *Sambrook J., Russell D.* 3<sup>d</sup> ed. (2001) Molecular Cloning, A Laboratory Manual, Cold Spring Harbor Laboratory Press.
- 11. Aleksenko A.Y., Makarova N.A., Nikolaev I.V., Clutterbuck A.J. // Curr. Genet. 1995. Vol. 28. P. 474.
- 12. *Синицын А.П., Черноглазое В.М., Гусаков А.В.* // Методы исследования и свойства целлюлолитических ферментов. М.: ВИНИТИ, 1990. Т. 25. С. 30.
- 13. Короткова О.Г., Семенова М.В., Морозова В.В. и др. Выделение и свойства грибных  $\beta$ -глюкозидаз // Биохимия, 2009. Т. 74. Вып. 5. С. 699.
- 14. *Березин К.В., Рабинович М.Л., Синицын А.П.* // Био-химия. 1977. Т. 42. № 9. С. 1631.

УДК 663.1 + 547.262 + 547.264

# БИОКАТАЛИЗАТОРЫ НА ОСНОВЕ ИММОБИЛИЗОВАННЫХ КЛЕТОК МИКРООРГАНИЗМОВ В ПРОЦЕССАХ ПОЛУЧЕНИЯ БИОЭТАНОЛА И БИОБУТАНОЛА

© 2010 г. Е.Н. Ефременко<sup>1,2</sup>, Н.А. Степанов<sup>1,2</sup>, А.Б. Никольская<sup>2</sup>, О.В. Сенько<sup>1</sup>, О.В. Спиричева<sup>1</sup>, С.Д. Варфоломеев<sup>1,2</sup>

# Введение

Иммобилизация клеток микроорганизмов означает любое ограничение свободы перемещения их в пространстве, достигаемое применением разных носителей для клеток. Иммобилизация позволяет создавать и поддерживать высокие концентрации клеток в реакционных средах при биотехнологических процессах, повышать их скорости, а также

стабильность функционирования клеток, многократно и продолжительно использовать их, переходить к организации непрерывных технологических процессов [1]. Применение биокатализаторов иммобилизованных форм клеток микроорганизмов в разных процессах получения биотоплив — инновационный подход к решению задач по интенсифика-

<sup>1</sup> Химический факультет МГУ имени М.В. Ломоносова

<sup>&</sup>lt;sup>2</sup> Институт биохимической физики им. Н.М. Эмануэля РАН, Москва

ции и повышению экономической и экологической привлекательности уже существующих производств [2]. Известно, что стабильность действия гетерогенных биокатализаторов на основе иммобилизованных клеток микроорганизмов (бактерий, дрожжей и мицелиальных грибов) сохраняется и после их длительного хранения [3].

Огромные природные запасы возобновляемого органического сырья, содержащего целлюлозу, а также большие объемы отходов сельского хозяйства и промышленности создают предпосылки для разработки и использования технологий получения биотоплив на их основе. Известно, что обязательная физико-химическая предобработка целлюлозосодержащего сырья (ЦСС) приводит к тому, что в получаемых средах содержится фурфурол, фенольные производные, танины, уксусная кислота, терпены и другие вещества [4], ингибирующие каталитическую активность суспензионных клеток дрожжей и снижающие продуктивность получения этанола в целом. В этой связи интерес к использованию биокатализаторов на основе иммобилизованных клеток дрожжей, обладающих повышенной резистентностью к воздействию негативных факторов, крайне высок [5-8].

Известно, что дрожжи, традиционно используемые для конверсии в этанол моносахаридов, содержащихся в гидролизатах разного ЦСС, не способны превращать в целевой продукт пентозы (ксилозу и арабинозу), часто присутствующие в больших концентрациях (до 20 г/л) в обрабатываемых клетками средах. Показано, что для конверсии в этанол пентоз наряду с моносахаридами могут применяться мицелиальные грибы родов Aspergillus, Mucor и Rhizopus,

**Ефременко Е.Н.** – докт. биол. наук, вед. науч. сотрудник кафедры химической энзимологии химического факультета МГУ им. М.В. Ломоносова (119991, Москва, Ленинские горы, 1/11). Тел.: (495)939-31-70. E-mail: elena\_efremenko@list.ru.

Варфоломеев С.Д. — докт. хим. наук, профессор, член-корр. РАН, директор Института биохимической физики им. Н.М. Эмануэля РАН (119334, г. Москва, ул. Косыгина, 4). Тел.: (499)137-64-20; (495) 939-35-89. E-mail: sdvarf@sky.chph.ras.ru.

Степанов Н.А. — канд. тех. наук, мл. науч. сотрудник кафедры химической энзимологии химического факультета МГУ им. М.В. Ломоносова. Тел.: (495) 939-31-70. E-mail: baltazar8181@mail.ru.

**Сенько О.В.** – мл. науч. сотрудник той же кафедры. Тел.: (495) 939-31-70. E-mail: senko@enzyme.chem.msu.ru.

**Никольская А.Б.** – аспирант Института биохимической физики им. Н.М. Эмануэля РАН. Тел.: (495) 939-31-70. E-mail: anickolskaya@mail.ru.

**Спиричева О.В.** — канд. хим. наук, мл. науч. сотрудник кафедры химической энзимологии химического факультета МГУ им. М.В. Ломоносова. Тел.: (495) 939-31-70. E-mail: olga-still@mail.ru. однако известно, что они крайне чувствительны к накапливающемуся в среде этанолу [9, 10], и его концентрация 45 г/л вызывает практически полное ингибирование ферментационного процесса.

В настоящее время бутанол производится из нефти гидролизом галогеналканов или гидролизом и гидратацией алкенов. Однако, в связи с растущим интересом к биотопливам из возобновляемых источников энергии, большой интерес представляет производство бутанола биотехнологическим способом. Ферментация сахаров клетками рода Clostridium с образованием смеси растворителей «ацетон-бутанол-этанол» (АБЭ) известна давно, но ее промышленная реализация лимитирована тем, что концентрация 1—2 % бутанола, накапливающегося в среде, существенно ингибирует метаболизм клеток [11, 12]. В этой связи большой интерес представляет использование продуцирующих бутанол клеток в иммобилизованном виде, обеспечивающем их высокую стабильность к целевому продукту [13, 14].

В работе исследовалась возможность использования нового биокатализатора на основе клеток дрожжей Saccharomyces cerevisiae ph.v. bayanus, иммобилизованных в криогель поливинилового спирта (ПВС) [15], для получения этанола из ферментативно обработанных отходов сельского хозяйства и промышленности. Для сравнения в аналогичных условиях процесс получения целевого метаболита проводился с использованием свободных клеток той же культуры. Также исследовалась эффективность применения нового биокатализатора, разработанного на основе клеток мицелиальных грибов, иммобилизованных в криогель ПВС [16], для получения этанола из ферментализатов ЦСС в сравнении со свободными клетками тех же культур. Кроме того, изучалось влияние иммобилизации клеток Clostridium acetobutylicum в криогель ПВС на продуктивность их по биобутанолу.

Выбор криогеля ПВС в работе для создания биокатализаторов был не случайным, и продиктован тем, что именно этот носитель оказался одним из лучших для иммобилизации клеток микроорганизмов, успешно использованных в разнообразных биотехнологических процессах [17—21].

## Материалы и методы

Использовались мицелиальные грибы *Mucor circinelloides* ВП 4-26 un 20, *Rhizopus oryzae* NNRL-395, *Fusarium oxysporum* 11 dn1, *Aspergillus terreus* ю4а1, ко-

торые поддерживались на агаризованной среде состава: глюкоза — 20 г/л,  $\text{MgSO}_4 = 0.2 \text{ г/л}$ ,  $\text{CaCO}_3 = 0.2 \text{ г/л}$ , картофель — 200 г, агар — 20 г/л (рН 6,8). Для наращивания спор грибную культуру высевали на чашки Петри и матрацы с агаризованной средой. После образования спор чашки Петри и матрацы хранили при +4 °C.

Клетки дрожжей Saccharomyces cerevisiae ph.v. bayanus (Zymasil Killer) (AEB-group) хранили при 4—  $8\,^{\circ}$ С на агаризованной полусинтетической среде. Для накопления дрожжевой биомассы использовали жидкую питательную среду состава, г/л: глюкоза — 10; дрожжевой экстракт — 2,0; NaCl — 0,5; KH $_2$ PO $_4$  — 2,5; MgSO $_4 \cdot 7$ H $_2$ O — 0,5; (NH $_4$ ) $_2$ SO $_4$  — 2,0.

Культивировали клетки дрожжей при 26 °C в аэробных условиях строго до конца логарифмической фазы роста при постоянном перемешивании (180 об/мин) на термостатируемой качалке (IRC-1-U фирмы «Adolf Kunner G Apparaebau», Швейцария). Полученную дрожжевую биомассу отделяли при 10000 об/мин в течение 10 мин (центрифуга «Весктап 2-21», США) и затем использовали для иммобилизации в криогель ПВС.

Для получения биобутанола использовались строгие анаэробные клетки штамма *Clostridium acetobutylicum* В-1787. Накопление биомассы клеток *С. acetobutylicum* для их иммобилизации в криогель ПВС, а также культивирование иммобилизованных клеток проводилось в анаэробных условиях при 37 °С в среде состава, г/л: пептон (триптон) — 10; дрожжевой экстракт — 5; глюкоза — 25.

Иммобилизация клеток мицелиальных грибов, дрожжей и бактерий в криогель ПВС проводилась согласно ранее разработанным способам, соответствующим разным типам клеток [15, 16, 21]: рН в экспериментах контролировали потенциометрически рН-метром модели РВL, Швейцария).

Концентрацию сахаров в разных средах определяли методом жидкостной хроматографии при высоком давлении (хроматограф «Agilent 1100» с амперометрическим детектором, США), используя анионообменную колонку «Dionex Carbopak PA-20». Раствор 7,5-мМ NaOH применялся в качестве элюента. Для определения концентрации глюкозы в среде использовали глюкозидазный метод с применением стандартного реагента фирмы «Импакт» (Россия).

Концентрацию этанола и бутанола определяли методом газовой хроматографии на хроматографе «Кристалюкс 4000 М» с пламенно-ионизационным

детектором (ПИД). В качестве газа-носителя использовали азот. Температура термостата-колонок 190 °C, детектора и испарителя 240 и 260 °C соответственно.

# Результаты и обсуждение

Биокатализатор на основе иммобилизованных клеток дрожжей для получения биоэтанола. Изучалась возможность конверсии сахаров, содержащихся в отходах промышленности и сельского хозяйства после их ферментативной предобработки, для получения этанола (табл. 1). При сбраживании аналогичных субстратов, например, тростникового жома, пшеничной соломы и бумажных отходов, зарубежными специалистами отмечался 50-80 % выход этанола для свободных клеток дрожжей [22— 24], что значительно меньше достигнутого в этом исследовании при использовании как свободных, так и иммобилизованных клеток. Аналогичной информации в отношении иммобилизованных клеток дрожжей в литературе по конверсии исследованных субстратов обнаружено не было, а это значит, что данные виды сырья впервые были обработаны подобным биокатализатором.

Было показано, что во всех протестированных

Таблица 1
Концентрация, г/л, (числитель) и выход, %, (знаменатель) этанола от теоретически возможного уровня в результате конверсии моносахаридов, содержащихся в ферментализатах отходов сельского хозяйства и промышленности, иммобилизованными в криогель ПВС (A) и свободными клетками дрожжей S. bayanus (Б)

Субстрат	С <sup>исх</sup> субстр' г сух. в-ва/л	τ <sub>процесс</sub> ,	Этанол	
			Α	Б
Отходы переработки сои	265	24	53,7/90,3	50,5/85,0
Тростниковый жом	50	90	9,0/95,1	8,7/92,0
Пергамент	50	90	10,8/94,9	10,3/91,9
Пшеничная солома	50	90	11,7/92,6	11,1/87,8
Свекловичный жом	50	96	15,0/82,9	8,2/45,3
Кукурузная кочерыжка	50	24	8,6/98,3	7,6/87,4

Таблица 2 Концентрации этанола, накапливающиеся в процессе конверсии различных сахаров (45 г/л) в этанол за 48 ч под действием свободных (числитель) и иммобилизованных (знаменатель) клеток гриба Mucor circinelloides

Caxapa	Концентрация этанола, г/л	Caxapa	Концентрация этанола, г/л
Арабиноза	1,9/7,2	Рафиноза	2,3/4,0
Галактоза	2,2/3,4	Рибоза	3,4/16,5
Глюкоза	4,0/16,0	Сахароза	2,8/4,1
Ксилоза	1,6/2,3	Фруктоза	6,4/14,3
Мальтоза	3,7/5,7	Целлобиоза	3,8/12,7

образцах ферментализатов сырья степень конверсии сахаров в этанол под действием иммобилизованных клеток дрожжей выше, чем в случае свободных клеток. При этом разработанный биокатализатор в виде иммобилизованных клеток успешно функционировал в разных средах, обеспечивая выход целевого продукта, превышающий 90 % (см. табл. 1).

Отметим, что отходы сои используются, в основном, для производства биодизельного топлива [25]. В литературе данных по использованию отходов, остающихся при переработке соевых бобов, для производства топливного этанола, не обнаружено. Таким образом, впервые было показано, что разработанный биокатализатор на основе иммобилизованных в криогель ПВС клеток дрожжей может успешно применяться для получения этанола из гидролизатов сои, остающихся в качестве отхода производства на заводах по производству пищевого соевого белка, при этом может быть получена концентрация этанола в 5—10 раз выше по сравнению с другими источниками сырья (табл. 1).

Несмотря на интенсивные исследования, которые ведутся во всем мире в поисках путей интенсификации производства этанола и снижения его себестоимости, только в очень узком перечне работ [26—29] обсуждается возможность промышленного использования иммобилизованных клеток в таких процессах, что связано с отсутствием практически значимых образцов биокатализаторов на современном мировом рынке. Более того, сегодня возможность использования иммобилизованных клеток дрожжей для получения этанола обсуждается более в отношении крахмалосодержащего сырья [26-28, 30] и лактозосодержащих отходов [29, 31], а не ЦСС, поскольку последний источник сахаров считается трудно обрабатываемым и содержащим большее количество веществ, способных негативно воздействовать на клетки. В этой связи разработанный и исследованный биокатализатор на основе иммобилизованных клеток дрожжей может представлять большой практический интерес.

Биокатализатор на основе иммобилизованных клеток мицелиальных грибов для получения биоэтанола. Первоначально была исследована возможность применения клеток мицелиальных грибов, иммобилизованных в криогель ПВС, в процессах трансформации сахаров в этанол. Сравнительный анализ эффективности функционирования свободных клеток и биокатализатора на основе иммобилизованных клеток мицелиального гриба Mucor circinelloides в процессе конверсии сахаров в этанол показал, что концентрация накапливающегося целевого продукта при использовании иммобилизованных клеток за одно и то же времяв 1,4—4,8 раз выше (табл. 2), чем при использовании свободных клнток. Была установлена возможность многократного задействования одних и тех же иммобилизованных клеток грибов для сбраживания разных индивидуальных сахаров в периодическом режиме, при этом продуктивность биокатализаторов не изменялась, по крайней мере, пять рабочих циклов (по 24 ч).

Исследовалась возможность применения биокатализаторов на основе иммобилизованных клеток мице-

Таблица 3 Концентрация, г/л, основных моносахаридов в ферментализатах образцов ЦСС

ЦСС	Глюкоза	Арабиноза	Ксилоза
Пшеничная солома	24,0	-	5,2
Пергамент	23,0	-	4,2
Свекловичный жом	13,0	10,4	0,2
Тростниковый жом	18,5	2,9	6,1

Таблица 4

Использование свободных (числитель) и иммобилизованных (знаменатель) в криогель ПВС клеток мицелиальных грибов для получения этанола из ферментативно предобработанных образцов ЦСС

ЦСС, мицелиальный гриб	Глюкоза <sup>*</sup> , г/л	Этанол		
цсс, мицелиальный грио		С, г/л	Выход, % от теор. возм.	
Тростниковый жом, Mucor circinelloides	18,5	3,9/11,0	41,5/117,0	
Пшеничная солома, Mucor circinelloides	24	0,4/9,0	3,2/73,5	
Свекловичный жом, Mucor circinelloides	13	6,9/9,1	104,1/137,3	
Пергамент, Rhyzopus oryzae	23	1,4/9,1	11,9/77,6	
<sup>*</sup> В среде после ферментативной переработки ЦСС.				

лиальных грибов для конверсии сахаров в ферментализатах сельскохозяйственных отходов, состав которых указан в табл. 3. Было установлено, что в результате конверсии сахаров, присутствующих в исследуемых средах, под действием свободных и иммобилизованных клеток мицелиальных грибов накапливается этанол. В случае применения биокатализаторов на основе иммобилизованных клеток концентрация этанола до 22,5 раз (в зависимости от штамма и используемого исходного сырья) превышает результаты, полученные в тех же средах с использованием свободных клеток мицелиальных грибов (табл. 4).

Выходы этанола в средах, представляющих ферментализаты свекловичного и тростникового жома, рассчитанные по концентрации конвертируемой глюкозы, превысили 100 %-ный теоретически возможный уровень (см. табл. 4). Очевидно, что превышения ожидаемых концентраций этанола появились именно в этих средах за счет конверсии в этанол пентоз, преимущественно арабинозы, что согласуется с данными табл. 3.

Как и в случае с иммобилизованными клетками дрожжей (см. табл. 1), для биокатализаторов на основе разных иммобилизованных клеток мицелиальных грибов были проведены исследования конверсии отходов переработки сои в этанол (табл. 5). Исходный образец сырья содержал сахарозу, стахиозу, раффинозу, фруктозу и галактозу. Ввиду высокой вязкости исходных растворов для конверсии сахаров в этанол их разбавляли водой до конечной суммарной концентрации сахаров в среде 50 г/л перед внесением иммобилизованных клеток мицелиальных грибов.

Как и в других экспериментах, лучшие показатели конверсии сахаров в этанол были у биокатализатора, полученного на основе клеток *Mucor circinelloides*, обеспечивающего практически 90 %-ный

Таблица 5
Конверсия сахаров, содержащихся в отходах переработки сои в этанол под действием иммобилизованных клеток мицелиальных грибов в течение 96 ч

Иммобилизованные клетки мицелиальных грибов	Этанол, г/л
Fusarium oxysporum	9,3±0,5
Mucor circinelloides	23,4±1,0
Aspergillus terreus	10,9±0,3

выход целевого продукта в данной среде. Лучшими продуцентами биоэтанола при сравнении иммобилизованных клеток мицелиальных грибов и дрожжей следует признать последние, характеризующиеся более высокими скоростями продуцирования этанола, очевидно, вследствие повышенной их толерантности к негативным факторам, сопровождающим процесс, в частности, к накоплению целевого продукта и снижению рН среды в процессе ферментации. Однако мицелиальные грибы показали возможность использования гораздо более широкого спектра субстратов, которые могут быть конвертированы в этанол.

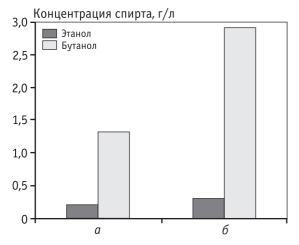
Биокатализатор на основе иммобилизованных клеток бактерий *Clostridium acetobutylicum* для получения биобутанола. Был разработан биокатализатор на основе водород-продуцирующих анаэробных клеток бактерий *Clostridium acetobutylicum*, иммобилизованных в криогель ПВС, концентрация влажной биомассы клеток в таком биокатализаторе 10 %, а концентрация криогеля ПВС— 15 %.

АБЭ-процесс с участием биокатализатора проводили в мини-реакторе, в котором отношение объема среды к объему газовой фазы составляло 2,0.

Анализ культуральной жидкости после 72 ч работы биокатализатора на основе иммобилизованных клеток Clostridium acetobutylicum, показал, что в среде содержатся, г/л: ацетон — 0.95; бутанол — 2.90; этанол -0.23; ацетат -0.66; масляная кислота -3.00. Сравнение этих данных с теми же характеристиками среды, полученной в аналогичных условиях, но с использованием суспензионных клеток, позволило заключить, что иммобилизация клеток и их использование в АБЭ-процессе в выбранных условиях приводит к изменениям в составе культуральной жидкости. Так концентрация бутанола, накапливающаяся за трое суток в среде культивирования иммобилизованных клеток, была в 2,5 раза выше обнаруженной в среде со свободными клетками (рисунок). Это изменение отражалось на соотношении растворителей (ацетон:бутанол:этанол), накапливающихся в среде: почти 4:12:1 вместо 3:6:1, установленного для свободных клеток той же культуры. Определение остаточной концентрации глюкозы в среде с иммобилизованными и свободными клетками показало, что в случае иммобилизованных клеток ее потребление было выше на 35 %.

Ранее авторами статей, посвященных исследованию иммобилизованных клеток рода *Clostridium* [13, 14] подобных изменений в соотношении продуцируемых растворителей отмечено не было. Видимо, полученный результат обеспечивался выбранным носителем для клеток, а также условиями их иммобилизации и использования в АБЭ-процессе.

Была показана возможность многократного использования биокатализатора на основе иммо-



Накопление спиртов свободными (a) и иммобилизованными (b) клетками бактерий *Clostridium acetobutylicum* при одинаковых условиях их 72-ч культивирования (концентрация клеток в среде 43 г/л, 37 °C)

билизованных в криогель ПВС клеток *Clostridium acetobutylicum* для получения бутанола в периодических условиях функционирования мини-реакторов. При этом не менее, чем за пять рабочих циклов по 72 ч указанное соотношение растворителей в среде практически не изменялось.

Современное развитие производства бутанола идет по пути создания и применения в АБЭ-процессе новых генетически модифицированных штаммов клеток рода *Clostridium* [32, 33], обеспечивающих получение сред с измененным соотношением накапливающихся растворителей в сторону увеличения доли бутанола. В данной работе иммобилизация клеток позволила добиться аналогичного результата с использованием для получения бутанола уже хорошо изученной бактериальной культуры, повысив эффективность ее применения — увеличив выход целевого продукта без поиска и введения в процесс новых, в том числе рекомбинантных штаммов.

### Заключение

Показана высокая эффективность получения биоэтанола из разнообразных отходов промышленности и сельского хозяйства (пшеничная солома, свекловичный и тростниковый жом, пергамент, кукурузная кочерыжка, соевые отходы) с использованием биокатализаторов на основе клеток дрожжей и мицелиальных грибов, иммобилизованных в криогель ПВС. Установлено, что иммобилизованные клетки мицелиальных грибов способны конвертировать в этанол более широкий спектр сахаров, присутствующих в обрабатываемых средах, чем дрожжи, традиционно используемые в этанольном брожении.

Для биокатализаторов, полученных на основе иммобилизованных клеток как дрожжей, так и мицелиальных грибов, в процессах получения этанола отмечены более высокие степени конверсии потребленных субстратов в целевой продукт и, соответственно, накопление более высоких концентраций этанола по сравнению со свободными клетками тех же микроорганизмов. Анализ результатов, полученных при исследовании дрожжей и мицелиальных грибов, позволил установить, что указанные тенденции в изменении характеристик процессов, проводимых с использованием иммобилизованных клеток, являются общими.

Установлено, что иммобилизация клеток, продуцирующих бутанол, позволяет устойчиво изменить соотношение между накапливающимися в среде

растворителями с увеличением доли бутанола, что может сделать промышленное получение этого целевого продукта биотехнологическим методом с использованием нового биокатализатора более привлекательным по сравнению с процессом, традиционно использующим свободные клетки бактерий.

Данная работа выполнена при финансовой поддержке Программы фундаментальных исследований Президиума РАН № 19 «Химические аспекты энергетики» и Программы перспективных направлений развития МГУ в 2010-2013 гг. ПНР-5 «Энергоэффективность, наноматериалы и бионаносистемы».

# Литература

- 1. Efremenko E.N., Lyagin I.V., Senko O.V. et al. // Leading-Edge Environmental Biodegradation / Ed.L.E. Pawley. N.-Y.: Nova Science Publ. Inc., 2007. Ch.1. P. 11.
- 2. *Варфоломеев С.Д., Ефременко Е.Н., Крылова Л.П.* // Успехи химии. 2010. Т. 79.
- 3. *Ефременко Е.Н., Татаринова Н.Ю.* // Микробиология. 2007. Т. 76. № 3, С. 383.
- Clark T.A. Mackie K.L. // J. Chem. Tech. Biotechnol. 1984.
   VOI. 34. P. 101.
- Yu J., Zhang X., Tan T. // J. Biotechnol. 2007. Vol.129. P. 415.
- Yu J., Zhang X., Tan T. // Biomass Bioenerg. 2009. Vol. 33. P. 521.
- 7. Yamashita Y., Kurosumi A., Sasaki C., Nakamura Y. // J. Biochem. Eng. 2008. Vol. 42. P. 314.
- 8. *Liu R., Li J., Shen F.* // Renew Energ. 2008, Vol. 33. P. 1130.
- 9. *Karimi K., Emtiazi G., Taherzadeh M.J.* // Enzyme Microb. Tech. 2006. Vol. 40. P. 138.
- 10. *Karimi K., Emtiazi G., Taherzadeh M.J.* // Proc. Biochem. 2006. Vol. 41. P. 653.
- 11. Степаненко П. // The Chem. J. 2008. Р. 30.
- 12. *Shapovalov O.I., Ashkinazi L.A.* // Rus. J. Appl. Chem. 2008. Vol. 81. P. 2232.
- 13. *Huang W., Ramey D.E., Yang S. //* Appl. Biochem. Biotechnol. 2004. Vol. 113—116. P. 887.
- 14. *Lienhardt J., Schripsema J., Qureshi N., Blaschek H.P.* // Appl. Biochem. Biotechnol. 2002. Vol. 98—100. P. 591.
- 15. Пат. 2322499 (РФ) Способ получения иммобилизованного биокатализатора и биокатализатор для про-

- изводства спиртосодержащих напитков // Е.Н. Ефременко, Н.А. Степанов, Н.Н. Мартыненко, И.М. Грачева. 2008.
- 16. Пат. 2253677 (РФ) Иммобилизованный биокатализатор, способ его получения и способ получения молочной кислоты с использованием этого биокатализатора // Е.Н. Ефременко, О.В. Спиричева, С.Д. Варфоломеев, С.П. Синеокий, А.В. Байбак, В.И. Лозинский. 2005.
- Lozinsky V.I., Plieva F.M. // Enzyme Microb. Tech. 1998.
   Vpl. 23. P. 227.
- 18. Efremenko E.N., Spiricheva O.V., Veremeenko D.V., Lozinsky V.I. // Chem. Industry. 2004. Vol. 58. P. 116.
- Stepanov N.A., Efremenko E.N. Biocatalysis and Biocatalytic Technologies. N.-Y.: Nova Science Publ. Inc., 2006. Ch. VI. P. 67.
- 20. Efremenko E., Senko O., Zubaerova D. et al. // Food Techn. Biotechn. 2008. Vol. 46. P. 208.
- 21. Efremenko E., Lyagin I., Gudkov D., Varfolomeyev S. // Biocatalysis Biotransform. 2007. Vol. 25. P. 359.
- 22. Ballesteros M., Oliva J M., Negro M.J. et al. // Process Biochem. 2004. Vol. 29. P. 1843.
- 23. *Ballesteros M., Oliva J. M., Negro M.J.* et al. // World J. Microb. Biot. 2002. Vol. 18. P. 559.
- 24. *Martín C., Galbe M., Wahlbom F.* et al. // Enzyme Microb. Tech. 2002. Vol. 31. P. 274.
- 25. *Pimentel L.D., Patzek T.W.* // Nat. Res. Research. 2005. Vol. 14. P. 65.
- Fujii, N. Oki T., Sakurai A. et al. // J. Ind. Microbiol. Biot. 2001. Vol. 27. P. 52.
- 27. Jamai L., Ettayebi K., Yamani J.E., Ettayebi M. //Bioresour. Technol. 2007 Vol. 98. P. 2765.
- 28. Bandaru V.V.R., Somalanka S.R., Mendu D.R. et al. // Enzyme Microb. Tech. 2006. Vol. 38. P. 209.
- 29. *Staniszewski M., Kujawski W., Lewandowska M.* // J. Food Engineer. 2007. Vol. 82. P. 618.
- 30. *Olofsson K., Bertilsson M., Liden G.* // Biotechn. Biofuels. 2008. Vol. 1. P.1.
- 31. *Staniszewski M., Kujawski W., Lewandowska M.* // Food Engineer. 2009. Vol. 91. P. 240.
- 32. *Lee S., Cho M.O., Park C.H.* et al. // Energy Fuels. 2008. Vol. 22. P. 3459.
- 33. *Lienhardt J., Schripsema J., Qureshi N., Blaschek H.P.* // Appl. Biochem. Biotechnol. 2002. Vol. 98—100. P. 591.