Министерство науки и высшего образования Российской Федерации НАЦИОНАЛЬНЫЙ ИССЛЕДОВАТЕЛЬСКИЙ ТОМСКИЙ ГОСУДАРСТВЕННЫЙ УНИВЕРСИТЕТ (НИ ТГУ)

Факультет инновационных технологий

УТВЕРЖДЕНО: Декан С. В. Шидловский

Оценочные материалы по дисциплине

Химические технологии

по направлению подготовки / специальности

27.03.05 Инноватика

Направленность (профиль) подготовки/ специализация: **Управление инновациями в наукоемких технологиях**

Форма обучения **Очная**

Квалификация **инженер-аналитик/инженер-исследователь**

Год приема **2025**

СОГЛАСОВАНО: Руководитель ОП О.В. Вусович

Председатель УМК О.В. Вусович

1. Компетенции и индикаторы их достижения, проверяемые данными оценочными материалами

Целью освоения дисциплины является формирование следующих компетенций:

ПК 1 — Способен находить и проектировать технико-технологическое решение на основе «лучших практик»

Результатами освоения дисциплины являются следующие индикаторы достижения компетенций:

РОПК 1.1 Умеет систематизировать информацию, полученную в ходе НИР и ОКР, анализирует ее и сопоставляет с литературными данными («лучшие практики»)

2. Оценочные материалы текущего контроля и критерии оценивания

Текущий контроль проводится в течение семестра с целью определения уровня усвоения обучающимися знаний, формирования умений и навыков, своевременного выявления преподавателем недостатков в подготовке обучающихся и принятия необходимых мер по ее корректировке, а также для совершенствования методики обучения, организации учебной работы, и фиксируется в форме контрольной точки не менее одного раза в семестр.

3. Оценочные материалы итогового контроля (промежуточной аттестации) и критерии оценивания

Вопросы для экзамена в шестом семестре.

- 1. Что такое технология. Химическая технология, как предмет изучения.
- 2. Классификация химической технологии.
- 3. Химическое производство. Основное назначение, многофункциональность.
- 4. Общая структура химического производства.
- 5. Компоненты химического производства.
- 6. Зависимость энтальпий химических реакций от температуры. Уравнение Кирхгофа.
- 7.Химико-технологический процесс. Виды отдельных процессов и операций, выделяемых в совокупном химико-технологическом процессе.
- 8. Технологический режим. Оптимальные условия ведения химико-технологического процесса.
 - 9. Простые и сложные химические превращения.
 - 10. Степень превращения, выход и избирательность.
 - 11. Химический реактор.
- 12. Основные структурные элементы реакторов на примере многослойного реактора, оснащенного системой теплообмена.
- 13. Условия фазового равновесия. Условия мембранного равновесия. Правило фаз Гиббса.
 - 14. Гомогенный химический процесс: простая обратимая реакция.
 - 15. Гомогенный химический процесс: сложная реакция.
- 16. Гомогенный химический процесс: сложная реакция, параллельная схема превращения.
- 17. Гетерогенный химический процесс: система «газ (жидкость) твердое (полностью реагирующее)».
 - 18. Гетерогенный химический процесс: лимитирующие стадии и режимы процесса
 - 19. Гетерогенный химический процесс: система «газ-жидкость».
- 20. Общие представления о катализе. Технологические характеристики твердых катализаторов.
- 21. Основные стадии и кинетические особенности гетерогенно-каталитических процессов.

- 22. Основные факторы, влияющие на гетерогенные каталитические процессы.
- 23. Классификация процессов в химическом реакторе и их математических моделей. Анализ процесса в химическом реакторе.
 - 24. Изотермический процесс в химическом реакторе.
 - 25. Режим идеального смешения периодический и идеального вытеснения.
 - 26. Простая необратимая реакция A=R.
 - 27. Изотермический процесс в химическом реакторе.
 - 28. Режим идеального смешения периодический и идеального вытеснения.
 - 29. Простая обратимая реакция $A \leftrightarrow R$.
 - 30. Изотермический процесс в химическом реакторе.

Примеры задач:

1. Задача 1. Рассчитайте выход этилового спирта на

пропущенный этилен при условии многократной циркуляции этилена, если практический расходный коэффициент этилена 0,65 т на 1 т этилового спирта.

2. Задача 2. Один из методов получения ацетилена —

термоокислительный крекинг (пиролиз) метана. Вычислите стандартную теплоту этой реакции при температуре 298 К.

3. Задача 3. Рассчитайте среднюю скорость реакции окисления SO2 в БО3 на первом слое катализатора, если

степень превращения SO2 в SO3 составляет 0,67. Исходные концентрации в % (по объему): SO2—10; O2—11, N2—79. Константа скорости κ =2,81-105.

Информация о разработчиках

Вусович Ольга Владимировна, кандидат химических наук, кафедра управления инновациями, доцент ФИТ ТГУ.