Залание с 27.04 по 30.04

- 1 Изучить практическую работу;
- 2 заполнить таблицу 1;
- 3 Ответить на вопросы по тексту (можно использовать мой конспект).

Практическое занятие № 28

Измерение и регулировка параметров процесса каталитического риформинга

Цель занятия: ознакомление с технологической установкой каталитического риформинга, параметрами процесса.

Пояснения

Одним из процессов, позволяющим улучшить качество бензинов, является каталитический риформинг, широко распространенный в современной нефтепереработке. В настоящее время работают в основном установки каталитического риформинга на платиновом катализаторе, так называемый платформинг.

Назначение процесса — Установка каталитического риформинга предназначена для производства высокооктанового компонента автомобильного бензина.

Сырьем установки является прямогонные бензиновые фракции с установок ABT-9,11 и бензин гидроочистки фракции 80-180°С. Нет смысла подвергать риформингу бензин у которого температура кипения ниже 60°С, т.к он не содержит (циклоалканов и алканов) которые могут превращаться в ароматические у-в. Содержание нафтеновых углеводородов в сырье должно быть не менее 70%.

Продуктами является компонент автомобильного бензина (катализат стабильный) Ок.ч 83-93.

Важным продуктом также является ВСГ с содержанием водорода не менее 70% и углеводородных газов 20% часть которого откачивается на гидроочистку.

Сера, содержащаяся в сырье, вызывает отравление (дезактивацию) катализатора, поэтому платформингу обычно предшествует гидроочистка сырья. Минимальная степень дезактивации катализатора достигается при использовании сырья, содержащего 0,01 % (масс.) серы.

На гидроочистке используется Алюмокобольт(никель)молибденовый катализатор, обладающий гидрирующими свойствами, каталитическим ядом для которого является влага.

Катализаторами риформинга являются небольшие кристаллы платины или платиновых сплавов с рением или оловом, нанесенные на пористый промотированный оксид алюминия. Эти катализаторы считаются

бифункциональными, поскольку активную роль играют как металлический, так и оксидный компоненты. Металлические центры отвечают за реакции дегидрирования, а оксидные за реакции циклизации. НА УСТАНОВКЕ ИСПОЛЬЗУЮТ **КАТАЛИЗАТОР РБ-35-ЮКА** В КОТОРОМ СОДЕРЖИТСЯ 0,25 ПЛАТИНЫ И 0,4 ОЛОВА. Обработка алюплатинового катализатора газообразными хлорорганическими соединениями, это делается для повышения активности катализатора.

В процессе используется алюмо-платиновый катализатор чувствительный к каталитическим ядам (Смолы, сернистые соединения, непредельные углеводороды, азотистые соединения и кислородосодержащие и влага)

, поэтому проводят предварительную гидроочистку после которой содержание микропримесей в сырье составляют: хлор - 2 ppm, азота и серы -0.5 ppm и влаги -10 ppm.

Температура на блоке гидроочистки составляет 360. На блоке риформинга 530, при повышении температуры увеличиваются реакции дегидрирования, гидрокрекинга и уплотнения. Вследствие чего увеличивается содержание ароматики и повышается октановое число, но уменьшится выход бензина и увеличивается закоксованность катализатора.

Давление: 20-40 атм. Оно создается ВСГ, кратность циркуляции которого составляет 900 объемов к 1 объему сырья. Благодаря этому срок службы катализатора составляет 18 месяцев без регенерации, но при этом подавляются реакции дегидрирования и увеличиваются реакции гидрокрекинга.

Основной реакцией процесса каталитического риформинга является реакция дегидрирования нафтеновых у/в, в результате этой реакции образуется водород, который используется в процессе для снижения коксообразования на катализаторе.

$$\begin{array}{c|ccccc} CH_2 & CH & & & & \\ & / & \backslash & & & & // & \backslash \\ H_2C & CH-CH_3 & & HC & C-CH_3 \\ & | & | & & | & | & | + 3H_2 \\ H_2C & CH_2 & & HC & CH \\ & & & & & & \\ & & & & & & \\ METUJIЦИКЛОГЕКСАН & ТОЛУОЛ & & \\ \end{array}$$

Эта реакция эндотермическая, поэтому для ее поддержания необходим постоянный подвод тепла. Температура процесса лежит в пределах 470-525°C Понижение температуры ведет к увеличению выхода бензина, уменьшения выхода газа и коксообразования, но одновременно к понижению количества ароматических углеводородов (понижению ок.ч) Объемная скорость составляет 1-2ч⁻¹. Её понижение приводит к уменьшению выхода бензина, но увеличению ок.ч. Его увеличение приводит к газо- и коксообразованию. В

процессе используется полиметаллический катализатор марки РБ-35ЮКА (цилиндрической формы). Он представляет собой сбалансированную композиция платины и рения а также промоторов равномерно распределённых по поверхности носителя- активного оксида алюминия. Он является бифункциональным так как оксид алюминия обладает крекирующим свойством, а платина и рений гидрирующим свойством. Его особенностью является высокая активность (70%) и высокая селективность (избирательность) Каталитическими ядами являются тяжелые металлы, влага, СО2, азотистые и сернистые соединения.

Технологическая схема установки риформинга со стационарным слоем катализа приведена на рисунке 1.

Технологическая схема

Установка состоит из трех основных блоков:

- -блок предварительной гидроочистки сырья;
- -блок каталитического риформинга;
- -блок стабилизации катализата.

Сырье насосом 12 под давлением (4,7 МПа) подается на смешение с циркулирующим газом гидроочистки и избыточным водородсодержащим газом риформинга. Эта газосырьевая смесь подогревается в отдельной секции печи 16 (до 425°С) и поступает в реактор гидроочистки 15. В реакторе на алюмо-кобальтмолибденовом катализаторе разрушаются присутствующие в сырье соединения серы, которые удаляются затем в виде сероводорода. Одновременно происходит очистка сырья от соединений азота и кислорода.

Из реактора 15 парогазовая смесь выходит снизу, охлаждается в кипятильнике 10 и холодильнике 14 и с температурой 35°С поступает в газосепаратор 8. Здесь смесь разделяется на жидкий гидрогенизат и циркуляционный газ. Газ поступает в абсорбер 2 снизу на очистку от сероводорода с помощью раствора моноэтаноламина (МЭА), затем компрессором 11 сжимается до давления 4,7—5,0 МПа и возвращается в систему гидроочистки. Избыток циркуляционного газа сжимается компрессором 1 до давления 6 МПа и выводится с установки.

Гидрогенизат из сепаратора 8 охлаждается в теплообменнике 9 и поступает в отпарную колонну 7. С верха колонны выводятся сероводород, углеводородные газы и водяные пары, которые после конденсации и охлаждения в аппарате 6 направляются в сепаратор 4. С низа сепаратора 4 конденсат забирается насосом 5 и возвращается в колонну 7. Головной продукт (сероводород и углеводородные газы) из сепаратора поступает в колонну 3, где он очищается от сероводорода с помощью раствора МЭА. С верха колонны 3 пары направляются во фракционирующий абсорбер 27.

Гидрогенизат выводится из колонны 7 снизу и после кипятильника 10 и теплообменника 9 направляется насосом 13 в блок платформинга, предварительно смешиваясь с циркулирующим водородсодержащим газом.

Газопродуктовая смесь подогревается вначале в теплообменнике 20, затем в соответствующей секции печи /бис температурой 500 —520°С поступает в реактор 19. Последующий ход смеси — реакторы 18 и 17, причем перед каждым из реакторов она подогревается в змеевиках печи 16. Наконец, из последнего реактора 17 газопродуктовая смесь направляется в теплообменник 20 и холодильник 21, где охлаждается до 30°С, и поступает в сепаратор от катализатора.

Циркуляционный газ под давлением 5 МПа компрессором 24 возвращается в систему платформинга, а избыток его — в систему гидроочистки. Нестабильный катализат из сепаратора 22 поступает в сепаратор низкого давления 23 (давление 1,9 МПа). Выделившийся из катализата углеводородный газ выходит с верха сепаратора и смешивается с углеводородным газом гидроочистки перед входом во фракционирующий абсорбер 27. В этот же абсорбер насосом 25 подается и жидкая фаза из сепаратора 23. Абсорбентом служит стабильный катализат (бензин). В абсорбере 27 при давлении 1,4 МПа и температуре внизу 165°С и вверху 40°С отделяется сухой газ.

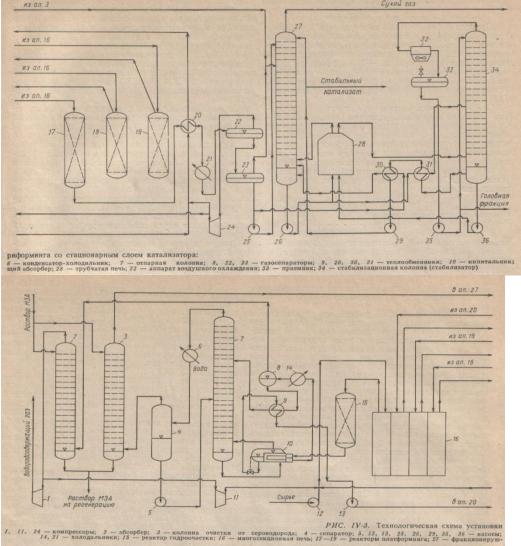
Нестабильный катализат насосом 26 прокачивается через теплообменник 31 и подается в колонну 34, где и происходит его стабилизация. Часть продукта для поддержания температуры низа в аппаратах 27 и 34 циркулирует через соответствующие секции печи 28. Головная фракция стабилизации после охлаждения и конденсации в аппарате 32 поступает в приемник 33, откуда насосом 35 частично возвращается в колонну на орошение, а избыток выводится с установки.

Стабильный бензин с низа колонны 34 после охлаждения в теплообменниках 31 и 30 насосом 29 подается во фракционирующий абсорбер 27; избыток его выводится с установки.

Таблица 1

Режим работы установки	Рабочие параметры
Температура, °С	
Давление, МПа	
Объемная скорость подачи сырья, ч ⁻¹	
Кратность циркуляции водородсодержащего газа, м3/м³ сырья	

Рис. 1. Технологическая схема установки риформинга со стационарным слоем



катализатора:

1, 11, 24 — компрессоры, 2 — абсорбер, 3 — колонна очистки от сероводорода, 4 — сепаратор, 5, 12, 13, 25, 26, 29, 35, 36 — насосы, 6 — конденсатор-холодильник, 7 — отпарная колонна, 8, 22, 23 — газосепараторы, 9, 20, 30, 31 — теплообменники, 10 — кипятильник, 14, 21 — холодильники, 15 — реактор гидроочистки, 16 — многосекционная печь, 17-19 — ректоры платформинга, 27 — фракционирующий абсорбер, 28 — трубчатая печь, 32 — аппарат воздушного охлаждения, 33 — приёмник, 34 — стабилизационная колонна (стабилизатор).

Техника безопасности.

Для безопасной работы на установке каталитического риформинга л-35-11/300 необходимо учитывать следующие особенности технологии процесса: высокая температура, высокое содержание водорода и ароматики, запыленность воздуха катализаторной пылью, сложность аппаратурного оформления, наличие токов высокого напряжения, обслуживание высокорасположенной арматуры, открытое пламя в печи, высокое давление, статическое электричество.

ВСГ вызывает удушение.

Сероводород – вызывает паралич нервных клеток.

Ароматические – оказывают влияние на центральную нервную систему.

Предельно допустимые концентрации газов:

Водород -300 мг/м^3

Сероводород -10 мг/м^3

Бензол -5 мг/м^3

Ксилол -50 мг/м^3

Толуол -50 мг/м³

Поэтому для защиты от вредных веществ на организм человека необходимо использовать средства индивидуальной защиты. Для защиты кожного покрова необходимо применять специальную одежду с водоотталкивающей пропиткой, для защиты рук необходимо применять рукавицы или перчатки. Для защиты ног предназначена специальная обувь — кожаные ботинки. Для защиты органов дыхания служат противогазы, в случае значительной загазованности необходимо применять шланговые противогазы ГШ-1 или ПШ 2-57.

Пожаробезопасность на установке.

На установке присутствуют взрывоопасные вещества такие как водород, сероводород, бензол и бензин

Поэтому важным условием для безопасной эксплуатации установки является точное соблюдение норм ведения технологического процесса. Главным образом соблюдение температурного режима и обеспечение герметичности оборудования.

Способы тушения: охлаждение — водой, углекислотными огнетушителями, разбавление — водяным паром, тонко распыленной струей воды, изоляция - воздушно — химической пеной.

К первичным средствам пожаротушения относятся огнетушители порошковые ОЦ-Ю, ящик с песком, кошма, асбестовые одеяла, лопаты и совки, носилки. В насосных стоят лафетные стволы и оповещатели.

Борьба с коррозией

При эксплуатации установок каталитического риформинга очень важно защищать аппаратуру и оборудование от коррозии.

Коррозию на установке риформинга вызывают:

- 1) Водород который вызывает обезуглероживание стали
- 2) Минеральные соли в основном хлориды. При нагреве соли разлагаются и образуется хлористый водород, который в присутствии влаги обладает высокой коррозионной активностью.
- 3) Серосодержащие соединения, при переработке сернистых бензинов, выделяется большое количество коррозионноактивных веществ сероводорода и меркоптана.
- 4)Хлороорганические соединения разрушаются при нагреве в печах установок риформинга с образованием хлористого водорода. Наиболее интенсивно процессы коррозии протекают в конденсаторах, холодильниках, верхней части ректификационных колонн, печных трубах.

Для эффективной борьбы с коррозией га установках риформинга применяют следующие меры:

- 1) Бензин подвергается гидроочистке.
- 2) Вводятся нейтрализирующие вещества и ингибиторы коррозии.
- 3) Оборудование изготавливается из коррозионностойких материалов Чтобы увеличить срок службы оборудования, на наиболее опасных его участках используют стойкие против коррозии стали X5M 0X13, латунь, сплав никеля и меди, называющейся монель металлом. Некоторые виды аппаратуры изготавливают из двухслойного проката: внутренняя поверхность подверженная действию вредных соединений, делается из легированных металлов, а наружная из углеродистой стали. Введение нейтрализирующих добавок снижают коррозию на 70-80%. Более эффективное уменьшение коррозии достигается применением специальных веществ —ингибиторов коррозии типа ИКБ.

Ингибиторы коррозии представляют собой органические соединения, которые образуют на поверхности металла тонкую защитную пленку.

Работа в аудитории

- 1. Нарисовать реакторный блок установки каталитического риформинга, подписать наименование технологических потоков (задание 1).
- 2. Заполнить таблицу 1 (задание 2).
- 3. Определить факторы, влияющие на выход и качество получаемых продуктов.
- 4. Почему установка каталитического риформинга работает на лёгком сырье?
- 5. Какие реакции являются желательными, а какие нежелательными в процессе каталитического риформинга?
- 6. Применение продуктов процесса.

Контрольные вопросы

- 1. Что такое октановое число, температура вспышки?
- 2. Опасности на установке
- 3. Напишите формулы Химизма защелачивания.
- 4. Дайте характеристику катализатора.
- 5. Устройство и принцип действия реакторов
- 6. Напишите свойства ВСГ.
- 7. Каково должно быть количество нафтеновых.
- 8. Что такое полиметаллический катализатор?
- 9. Как регенерирует катализатор?
- 10. Почему реакция эндотермическая?
- 11. На установке риформинга образуется ВСГ, куда он идет?

- 12. Опасности на установке.
- 13. Что является каталитическими ядами для кат риформинга.
- 14. Катализатор РБ-35-ЮКА из каких частей состоит и за что отвечает?
- 15. Что такое полиметаллический катализатор (кроме платины добавляют: медь, олово, цирконий)
- 16. Что такое сульфидирование и для чего оно нужно?
- 17. Что вызывает коррозию и защита от нее.