

К ВЫБОРУ СПОСОБА ХЕМОСОРБЦИОННОЙ ОЧИСТКИ УГЛЕВОДОРОДНОГО ГАЗА ОТ КИСЛЫХ КОМПОНЕНТОВ

E.A.Ступина, Я.Э.Михайловский

Часто углеводородные нефтяные и природные газы могут содержать в качестве примесей нежелательные кислые компоненты – диоксид углерода (CO_2), сероводород (H_2S), серооксид углерода (COS), сероуглерод (CS_2), меркаптаны (RSH), тиофены и др.

Некоторые из этих соединений способствуют коррозии металлов, отравляют катализаторы, снижая эффективность каталитических процессов, другие являются высокотоксичными веществами. В то же время, кислые компоненты, извлеченные при очистке углеводородных газов, могут использоваться в качестве сырья при производстве серы, серной кислоты и т. д.

Для очистки нефтяных и природных газов от кислых компонентов применяются процессы физической и химической абсорбции. Выбор способа очистки сводится к выбору абсорбента, так как от его специфических свойств зависит технологическая схема и технико-экономические показатели процесса.

При физической абсорбции очистка газов происходит в результате поглощения нежелательных компонентов неорганическими (вода, раствор поташа и др.) или органическими (пропиленкарбонат, диметиловый эфир полиэтиленгликоля, метанол и др.) растворителями.

Основные недостатки процессов физической абсорбции состоят в следующем: применяемые растворители относительно хорошо поглощают углеводороды; тонкая очистка газов обеспечивается после дополнительной доочистки алканоламиновыми растворителями.

При хемосорбции очистка газов происходит в результате химической реакции нежелательных компонентов с водными растворами алканоламинов:monoэтаноламина (МЭА), диэтаноламина (ДЭА), дизопропаноламина (ДИПА), дигликольамина (ДГА) и др.

Каждый из этих растворителей обладает определенными физико-химическими свойствами, влияющими на процесс очистки. Выбор абсорбента зависит от начального содержания примесей, требуемой степени очистки газа, а также необходимых технико-экономических показателей процесса (удельные расходы поглотителя, тепла и энергии на процесс очистки).

Алканоламиновые растворители обеспечивают тонкую очистку газов от сероводорода и диоксида углерода при незначительном поглощении углеводородов. Основные недостатки процессов хемосорбции состоят в следующем: не достигается комплексная очистка газов от CO_2 , H_2S , COS , CS_2 , RSH ; с некоторыми растворителями образуются нерегенерируемые химические соединения; необходима высокая кратность циркуляции абсорбента.

При низких парциальных давлениях кислых компонентов поглотительная способность алканоламиновых абсорбентов возрастает по отношению к CO_2 и H_2S , при этом физическая абсорбция сопровождается хемосорбцией.