



طرف تبخیر ناگهانی

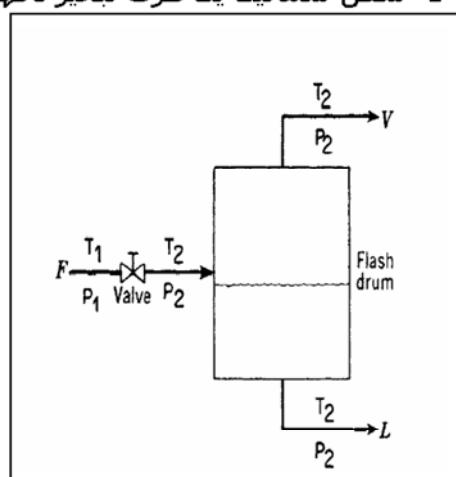
Flash Drums

1-4- شرح و توصیف

یکی از وسایلی که در اکثر واحدهای پالایشگاهی و پتروشیمیایی مورد استفاده قرار می‌گیرند و وظایف مختلف و مهمی بر عهده دارند، ظروف تبخیر ناگهانی هستند که در اصطلاح ظروف Flash، نامیده می‌شوند.

جريان سیال ورودی به این ظروف، در داخل ظرف به صورت دو فاز مایع و گاز در می‌آید. اساس جداسازی اجزاء مختلف در ظروف Flash، اختلاف دانسیته موجود بین اجزاء می‌باشد. به طوریکه اجزائی که دارای دانسیته بالاتری هستند از جریان مایع پایین ظرف خارج می‌شوند و اجزائی که دارای دانسیته پایین‌تری هستند از جریان گاز بالای ظرف خارج می‌شوند.

شكل 1-4- شکل شماتیک یک طرف تبخیر ناگهانی

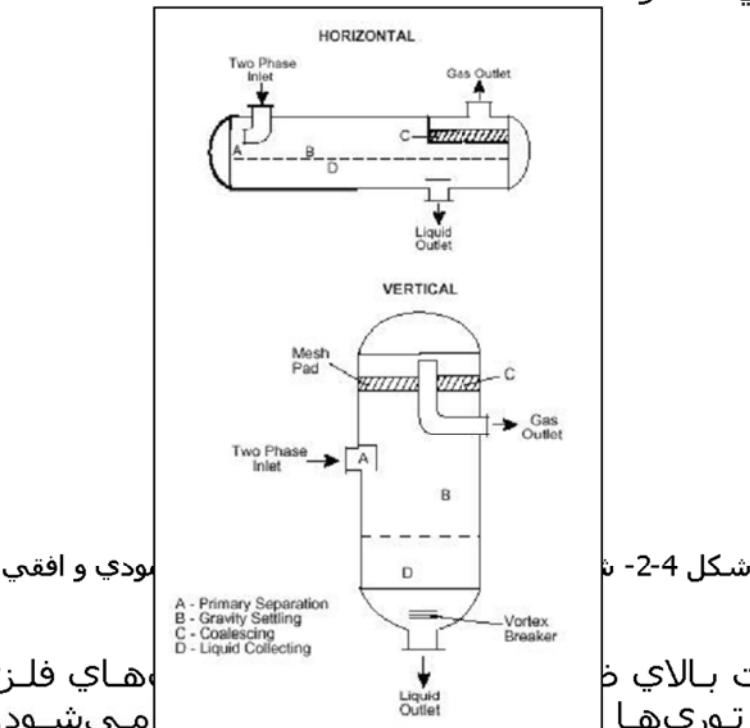


دوفاری شدن جریان سیال به خاطر پایین بودن نسبی فشار جریان از فشار نقطه جوش جریان می‌باشد. این فشار نسبی پایین به جریان سیال اجازه می‌دهد که به دو فاز مایع و گاز تبدیل شود. در اکثر موارد از ظروف Flash در جایی استفاده می‌شود که جریان سیال دارای این قابلیت باشد. اما اگر فشار جریان سیال از فشار نقطه جوش سیال بالاتر باشد و بخواهیم از ظرف Flash استفاده کنیم از یک شیر فشارشکن قبل از ورود جریان به ظرف Flash استفاده می‌شود تا به این وسیله فشار جریان به مقدار مطلوب برسد.

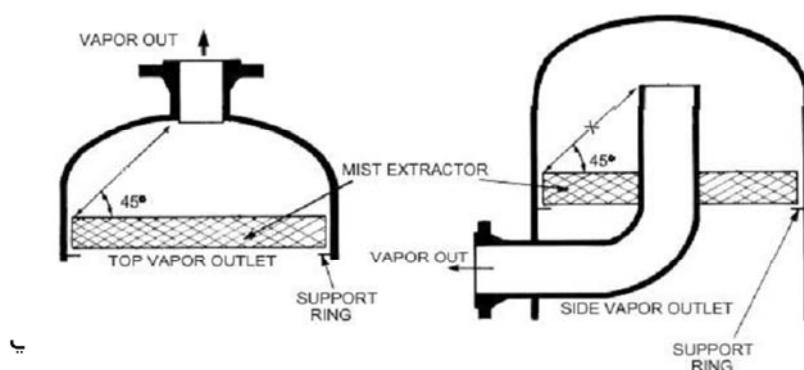
بعضی از افراد به اشتباه تصور می‌کنند که ورود جریان مایع به یک ظرف بزرگ باعث دو فازی شدن جریان می‌شود. البته با توجه به وجود فشار بخار مایعات، تبخیر کسر کوچکی از جریان مواد ورودی درست است. اما اساس کار در ظروف تبخیر ناگهانی در مورد جریان‌های مایع، عبور جریان مواد از شیر فشارشکن، ایجاد افت فشار زیاد در جریان و در نتیجه آن تبخیر کسر قابل توجهی از جریان ورودی به ظرف تبخیر ناگهانی می‌باشد. ظرف تبخیر ناگهانی نیز فضای لازم برای دو فازی شدن این سیال و امکان جداسازی این دو فاز را ایجاد می‌کند.

در محل ورود جریان سیال به ظرف تبخیر ناگهانی، از یک بافل (Baffle) که به صورت یک مانع در مقابل ورود سیال به ظرف قرار گرفته است، استفاده می‌شود. وظیفه این بافل، جلوگیری از حرکت میانبری (Shortcut) جریان مواد ورودی به محل خروج گاز یا بخار خروجی از ظرف می‌باشد. در مورد ظروف تبخیر ناگهانی

عمودی معمولاً از یک بافل (Baffle) مدور استفاده می‌شود که این بافل باعث ایجاد حرکت چرخشی مواد ورودی به ظرف می‌شود. حرکت چرخشی مواد، عامل ایجاد نیروی سانتریفوژی می‌باشد که باعث حرکت سریعتر مواد سنگین‌تر به پایین ظرف تبخیر ناگهانی می‌شود. در شکل ۴-۲ محل قرار گرفتن این بافل در دو ظرف تبخیر ناگهانی متفاوت نشان داده شده است.

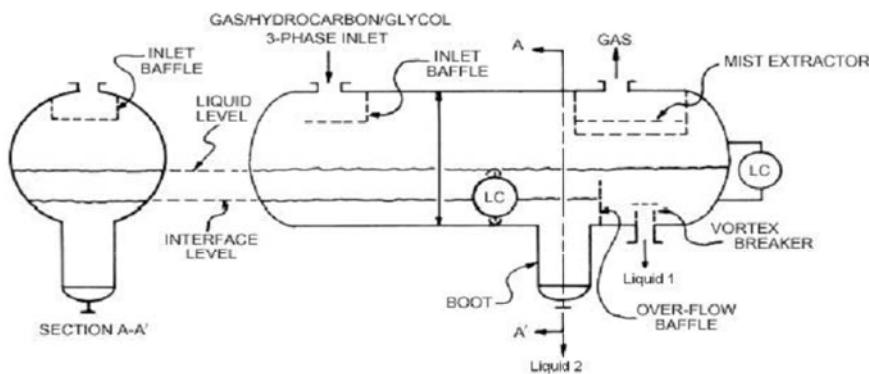


های فلزی استفاده می‌شود. نقش این توری‌ها معمولاً در قسمت بالای ظرف تبخیر ناگهانی می‌شود. به این توری‌ها توری‌های فلزی جذب ذرات ریز مایع موجود در فاز بخار خروجی از ظرف تبخیر ناگهانی می‌باشد. لذا اگر ذرات ریز مایع همراه جریان بخار باشند با وجود این توری‌ها دوباره به قسمت مایع ظرف تبخیر ناگهانی بازگشت داده می‌شوند. لازم به ذکر است که وجود قطرات و ذرات ریز مایع در جریان گاز ورودی به کمپرسور می‌تواند اثرات مخربی بر کمپرسور داشته باشد. در شکل ۴-۳، نحوه قرار گرفتن دربالای ظرف تبخیر ناگهانی نشان داده شده است.



4-2- انواع ظروف تبخیر ناگهانی

به طور کلی ظروف تبخیر ناگهانی از تنوع زیادی در صنعت برخوردار نیستند. اما در اکثر واحدهای پالایشگاهی و در بعضی از واحدهای پتروشیمی، جداکننده‌هایی مشاهده می‌شوند که تاحدی با ظروف تبخیر مشابهند. این ظروف دارای سه جریان خروجی می‌باشند. دو جریان بخار و مایع که در مورد ظرف تبخیر ناگهانی به آنها اشاره شد، در این ظروف نیز وجود دارند. علاوه بر این دو جریان، یک جریان دیگر نیز از بخش زیرین این ظرف خارج می‌شود که از جریان مایع دیگر سنگین‌تر است. با توجه به اینکه در بعضی موارد در جریان مواد نفتی، مقداری آب وجود دارد و از طرف دیگر در بعضی موارد نیز برای انجام عمل جداسازی از بخار استفاده می‌شود، لذا در بعضی از جریانهای موجود، مقداری آب نیز وجود دارد. برای جداسازی این آب، می‌توان از روش‌های مختلفی استفاده کرد. ولی یکی از راههای جداسازی این آب که مقدار آن نیز زیاد نیست، استفاده از یک استوانه عمودی نسبتاً کوچک است که در زیر ظروف Flash قرار می‌گیرد. به این قسمت از ظروف تبخیر ناگهانی Boot گفته می‌شود. همانطوریکه می‌دانید، آب از اکثر مواد نفتی سنگین‌تر است، لذا در ظروف تبخیر ناگهانی، این آب در زیر قسمت مایع هیدرولکرینی قرار می‌گیرد و با توجه به وجود Boot در زیر ظروف تبخیر ناگهانی، این آب در این قسمت جمع می‌شود و به این ترتیب مقداری از آب موجود در جریان نفتی از این جریان خارج می‌شود. خارج کردن آب از بوت می‌تواند به صورت پیوسته و یا ناپیوسته صورت بگیرد. در شکل 4-4، نحوه ورود و خروج جریانها به صورت شماتیک نشان داده شده است.

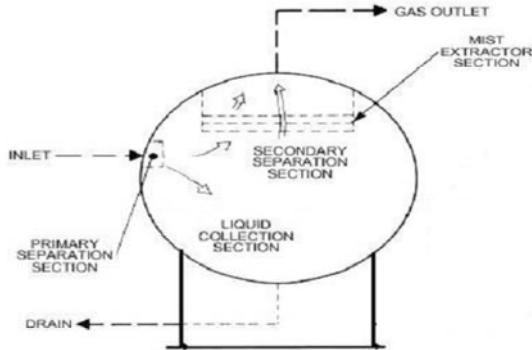


شکل 4-4- شکل شماتیک و
نحوه ورود و خروج جریانها
در جداسازها (Separator)

ظرف جداساز(Separator) را می‌توان از دیدگاه‌های مختلف مورد تقسیم بندی قرار داد. انواع ظروف جداساز از لحاظ شکل و نحوه قرار گرفتن، به سه صورت زیر تقسیم می‌شوند:

- 1- ظروف جداساز استوانه‌ای عمودی
- 2- ظروف جداساز استوانه‌ای افقی
- 3- ظروف جداساز کروی شکل

در شکل 4-5، نحوه ورود و خروج مواد به یک ظرف جداساز کروی مشاهده می‌شود. در شکل 4-6، یک ظرف جداساز استوانه‌ای عمودی در حال ساخت و یک ظرف تبخیر ناگهانی در مقیاس صنعتی نشان داده شده است.



شکل 4-5-4- نحوه ورود و خروج مواد به یک ظرف جداساز کروی

3-4- کاربرد ظروف تبخیر ناگهانی

در قسمتهای قبل، کاربرد این ظروف در جداسازی اجزای سبک و سنگین جریان در اثر دوفازی شدن مواد ورودی به این ظرف توضیح داده شد.



شکل 4-6- دو نمونه صنعتی از ظروف تبخیر ناگهانی

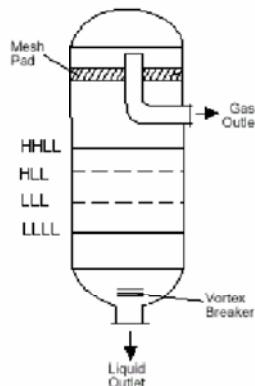
4-4- عیوب ظروف تبخیر ناگهانی

ظرف تبخیر ناگهانی از دستگاههایی به شمار می‌روند که کمتر باعث بروز مشکل در فرآیند می‌شوند و معمولاً اپراتورها با این ظروف مشکل خاصی ندارند. با این حال در مواردیکه عملیات واحد در حالت Start up یا Shut down می‌باشد و متغیرهای فرایندی در حال تغییر می‌باشند احتمال ایجاد تغییر در دما، فشار جریان ورودی به ظرف Flash امر عادی می‌باشد. در این حالات، هر گونه تغییر در متغیرهای عملیاتی جریان ورودی به این ظرف، به طور مستقیم روی ترکیب مواد خروجی از بالا و پایین Flash drum تاثیر می‌گذارد. لذا باید با استفاده از کنترلهای مختلف، متغیرهای عملیاتی موردنظر را در دامنه خاصی کنترل نمود. یکی از مهمترین این کنترلهای کنترل سطح مایع در ظرف تبخیر ناگهانی می‌باشد. در کنار این کنترلهای دما و فشار نیز از اهمیت بالایی برخوردارند به طوریکه اگر دمای سیال ورودی به ظرف Flash افزایش یابد باعث بالا رفتن دمای ظرف Flash خواهد شد و این فاکتور باعث افزایش شدت جریان بخار خروجی از بالای ظرف

Flash خواهد شد و بدین ترتیب سطح مایع در داخل ظرف پایین خواهد آمد. تغییرات فشار ورودی نیز می‌تواند باعث اثرات مشابهی گردد. در چنین مواردی است که نقش کنترلرهای سطح مهم‌تر می‌باشد. معمولاً سطح مایع در داخل ظرف تبخیر ناگهانی در چهار مورد زیر حائز اهمیت است:

- *HHLL (High High Liquid Level)*
- *HLL (High Liquid Level)*
- *LLL (Low Liquid Level)*
- *LLLL (Low Low Liquid Level)*

چهار مورد فوق الذکر روی شکل نشان داده شده‌اند. در مورد این سطوح باید گفت که وظیفه کنترل سطح، کنترل سطح مایع موجود در ظرف Flash در محدوده بین HLL و LLL می‌باشد. اما در بعضی از موارد با تغییر شرایط سیستم کنترلر توانایی کنترل سطح در این ناحیه را ندارد.



شکل 4-7- سطوحی که دامنه کار کنترل را نشان می‌دهند

در این شرایط سطح مایع از مقدار مورد نظر پایین‌تر یا بالاتر می‌رود. وقوع یک چنین مواردی برای عملیات واحد خط‌رانک می‌باشد. زیرا اگر سطح مایع از حد خاصی بالاتر رود احتمال وجود ذرات مایع در جریان گاز خروجی از بالای ظرف Flash افزایش یافته و این مورد علاوه بر کاهش کیفیت محصولات باعث تخریب کمپرسور و وسایل دیگری که برای جریان گاز در نظر گرفته شده‌اند نیز می‌گردد. کاهش ارتفاع مایع موجود در ظرف Flash نیز علاوه بر کاهش کیفیت محصول احتمال وجود حباب‌های گاز در جریان مایع را افزایش می‌دهد که این مورد باعث می‌شود پمپ و وسایل دیگری که برای جریان مایع تعییه شده‌اند آسیب بیینند. لذا در این موقعیت که سطح مایع به سطوح HHLL یا LLLL می‌رسد پیغامهای هشدار‌دهنده‌ای توسط دستگاه تولید می‌شود و بدین ترتیب اپراتور واحد اقدام مقتضی را به عمل می‌آورد.