

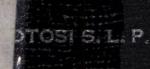
UNIVERSIDAD AUTONOMA DE SAN LUIS POTOSI

ESCUELA DE CIENCIAS QUIMICAS

CONTROL QUIMICO EN LA FABRICACION DE FERTILIZANTES LIQUIDOS

TRABAJO RECEPCIONAL

GENOVEVA HILDA REYES REYES



1980









UNIVERSIDAD AUTONOMA DE SAN LUIS POTOS!

ESCUELA DE CIENCIAS QUIMICAS

CONTROL QUIMICO EN LA FABRICACION DE FERTILIZANTES LIQUIDOS

Inc. Antonio Redriduer Hertinez.

Sr. Carlon A. Busus Chaver.

CON AGRADECTALENTO AL :

CON AMOR A ME ESPUSO :

TRABAJO RECEPCIONAL
QUE PARA OBTENER EL TITULO DE:
Q U I M I C O
P R E S E N T A:
GENOVEVA HILDA REYES REYES

SAN LUIS POTOSI S. L. P

1980





CON CARIÑO Y AGRADECIMIENTO A MI MADRE : Sra. Elsa Rayes de Rodríguez .

CDN AMOR A MI ESPOSO : Sr. Carlos A. Duque Chavez.

CON AGRADECIMIENTO AL :

Ing. Antonio Rodriguez Martinez.

A MIS HERMANOS : Máximo, Nicolás, Auris, Antonio y Melina.

A LA ESCUELA DE CIENCIAS QUIMICAS.

A MIS MAESTROS.

A MIS AMIGOS.

A TODA MI FAMILIA.

CON AGRADECIMIENTO A FERTILIZANTES MEXICANOS.

INTRODUCCION.

- I .- ANTECEDENTE HISTORICO.
 - 1.1. HISTORIA DE LOS FERTILIZANTES LIQUIDOS.
- II.-CONTROL QUIMICO EN LA PRODUCCION DE FERTILIZANTES LIQUIDOS.
 - 2.1 GENERALIDADES.
 - 2.2 CONTROL QUILICO DE LAS MATERIAS PRIMAS.
 - 2.3 CONTROL QUIMICO DEL PROCESO.
 - 2.4 CONTROL QUIMICO DEL PRODUCTO TERMINADO.
- III .- FORMULACION.
 - 3.1 GENERALIDADES.
 - 3.2 CALCULO DE FOREULACION.
 - CONCLUSIONES.
 - BIBLIOGRAFIA.

INTRODUCCION

La necesidad cada vez más imperiosa de incrementar - la productividad de los campos agrícolas del País, obedeciendo a la urgencia de satisfacer los requerimientos de- alimentación de una población en acelerado aumento, hace- imprescindible el disponer para la agricultura, de todas— aquellas áreas susceptibles de ser cultivadas, así comode las que habiendo sido productivas alguna vez, han —— perdido parcial o totalmente tal cualidad.

La recuperación de terrenos agrícolas improductivosse logra, como es sabido, a través de la aplicación de unaserie de técnicas variadas que se conocen como fertilización y tienen como finalidad incrementar los ren entos y mejorar las condiciones de las plantas, al suministraral suelo los elementos esencial s para el desarr la delas mismas.

Para que las plantas pued ovechar mejo — elementos esenc ales que contie en los fert lizan s en - las cantidades que requieren, es necesario que és s se - encuentren en s lución.

Con objeto de incrementar la utilizaci de l s ——
fertilizantes y evitar los problemas de inaprovechamiento
se han desarrollado diversas tecnologías a b se e ———
aplicar al suelo o a las plantas, los fertilizan s en —
forma líquida. El éxito de estas té nicas a nivel eri—
mental ha sido sorprendente y des el punto de vista —
práctico, se han extendido donde el nível cultural del —
agricultor es alto.

El presente estudio es resultado del crecien e interés hacia el empleo de fertilizantes líquidos en éxicoy tiene como finalidad principal, mostrar la importanciade una disciplina imprescindible en la fabricación de -fertilizantes líquidos, ya que de ella dependen no sólo -- la planta, síno también los beneficios de la fertiliza —— ción. Esta disciplina es el control químico en la fabrica ción de los fertilizantes líquidos.

CAPITULO I ANTECEDENTE HISTORICO.

1.1 HISTORIA DE LOS FERTILIZANTES.

Los comienzos de la industria de los fertilizantes, son difíciles de identificar en la historia antigua. - - - Probablemente los hombres neolíticos fueron los primeros en usar la ceniza de madera y estiércol como abono. Sin embargo, para los nómadas fué mas práctico abandonar las tierras agotadas que aplicar abonos para mejorar sus cosechas. Se dice que hace 2,000 años, los agricultores chinos empleaban huesos calcinados cono fertilizantes y había personas que los colectaban, secaban, molían y calcinaban para venderlos a sus vecinos, sien do los precursores de la industria de los fertilizan - tes.

1.2 HISTORIA DE LOS FERTILIZANTES LIQUIDOS.

Este tipo de fertilizantes se considera de reciente — desarrollo. Sin embargo, los desperdicios líquidos orgánicos se han empleado por muchos siglos como fertilizan — tes.

La industria moderna de los fertilizantes líquidos la inicia en 1840 Justos Leibig, quien publica un informe—
en el que insistía en usar huesos pulverizados como —
abono e indicaba que el método práctico para pulveri —
zarlos mejor, consistía en derramar sobre una perción —
de hueso una cantidad de ácido igual a la mitad del —
peso del hueso. También recomendó el uso de licor amonia
cal y el tratamiento de este licor con cal para fijar —
el amoniaco.

Fué en el año de 1923, al constuirse en Oakland, California, la primera planta de fertilizantes líquidos de la - GEM Liquid Fertilizer, cuando las suspensiones de fertilizantes entraron al panorama comercial.

En 1923 Shell Chemical Company inició investigaciones - acerca de la introducción de amoníaco en el agua de - riego; posteriormente, en 1942, sobre la inyección de - amoníaco en el suelo.

En 1953, en Indiana, Liquilizer Corporation marcó el — comienzo de una nueva practica, consistente en neutralizar ácido fosfórico con amoniaco y disolver cloruro depotasio en la solución caliente resultante.

Los fertilizantes líquidos no han sido tan papulares en otros países como en los E.U. Por ejemplo, se sabe quelas soluciones nitrogenadas se usan en Francia y en algunos países europeos, pero hasta ahora su empleo ha sido en forma relativamente pequeña. Por otra parte, respecto a las mezclas líquidas, éstas han hecho más progresos en Francia y en Inglaterra, que en cualquierotra área del mundo, con excepción de los E.U.

CAPITULO II CONTROL QUIMICO EN LA PRODUCCION DE FERTILIZANTES LIQUIDOS.

2.1 GENERALIDADES.

El control químico en los proceso de fabricación se ——
circunscribe fundamentalmente a la verifica ón de la —
calidad de las meterias primas, de los material d ——
proceso, de los productos terminados, y como x1 r —
básico en el control del proceso de fabr cac p opia—
mente dicho.

El control químico de las materias primas ti r bje to la verificación de los requisitos indisp b s para la obtención de un producto determin do es e a actividad en el control químico en un proces e a ción.

Dentro del control químico del proc so. 3 las actividades para el control de la c l da I vicios, la estricta vigilancia del p formen compuestos que puedan dañar l equip talmente, el cuidar que no se vayan a al erar S programados, para evitar dar origen a lo que rm OS de fabricación se conoce co. o reproceso, que anio bra mediante la cual el producto fue a d n se reincorpora al proceso para su c exi n, que como es lógico incrementa los costos de fabri

Dentro del control químico del prod t term da poco por decir, pues es la única forma para confienza de los usuarios en un producto.

2.2 CONTROL CUIMICO DE LAS MATERIAS PRIMAS.

Las materias primas que intervienen en el pro --

ácido fosfórico, agua amoniacal y cloruro de potasio. — La proporción de una a otra de las materias primas que - deben entrar en reacción depende de su composición, portal motivo es indispensable el control de calidad de las mismas.

2.2.1 ACIDO FOSFORICO.

Se denomina ácido fosfórico al producto constituído principalmente por ácido ortofosfórico e impurezas provenientes de roca fosfórica tales como compuestos de hierro,—aluminio, calcio y flúor.

Para verificar la calidad del ácido fosfórico, y ubicándonos en una posición práctica, es recomendable verifi car las especificaciones de las siguientes sustancias:

% Fósforo total (como P205),

% Acido sulfurico libre (como H₂SO₄)
Densidad a 25°C (g/cc)

2.2.1.1 DISCUSION INDIVIDUAL DE LOS PARAL ETROS A CUISIDERAR.

2.2.1.1.1 FOSFORO (P205)

Una de las cuestiones fundamentales desde el punto de — vista del control de la planta es vigilar el contenido— de P_2^0 , para así garantizar una dosificación adecuada— de ácido fosfórico en la formulación.La compra del ácido fosfórico normalmente se efectúa en base al contenido — de P_2^0 5.

2.2.1.1.2 ACIDO SULFURICO LIBRE (como H2SO4)

Aún cuando todas las impurezas de las materias primas — se reflejan en la calidad del producto final, el conteni do de SO₄= en especial la del H₂SO₄ libre en el ácido — fosfórico que se usa, es de importancia fundamental porque afecta notablemente la relación molar NH₃ / H₃PO₄ en el producto ·

2.2.1.1.3 DENSIDAD.

Es un parámetro de control, el resultado se utiliza parala conversión de masa a volúmen en la formulación del producto, pues la densidad está relacionada con la concentración de $P_2\theta_5$ en el ácido fosfórico.

2.2.1.2 HITODO, D. ANALICIS.

Las especificaciones antes citadas para el ácido fosfór<u>i</u> co, pueden ser evaluadas por medio de los siguientes — métodos de muestreo y análisis:

2.2.1.2.1 MUESTREO, MULSTRAS Y FRECUENCIA DE ANALISIS.

Una vez que llegue a la planta un carro tanque de ácidofosfórico, se deberá proceder al muestreo del mismo, ——
teniendo precaución en usar el equipo de seguridad con —
veniente y observar las medidas y procedimientos de ——
seguridad más apropiados para evitar quemaduras.

Las mueltres se toman introduciendo un frasco muestrea - dor cerrado hasta la altura de muestreo deseada, se colo na el sistema de apertura, se deja llenar y se saca.

- 2.2.1.2.2. DETARMINACION RAPIDA DE P₂0₅ y H₂SO₄.-METODO DE DO -BLE TITULACION.
 - 1.-se calienta la muestra en baño maria a 60°C y se ha cen las lecturas de la temperatura y densidad (g/cc)-al mismo tiempo.
 - 2.—Se tranifiere una alícuota de 20 cc (sin enfriar) _- a un matraz volumetrico de 250 cc. Se completa hasta-la marca con agua y se agita.
 - 3.-De la disolución anterior se toman dos alícuotas de -15 cc cada una en dos matraces Erlenmeyer de 15 cc.
 - 4.-Matraz A.-Se adicionan 6 gotas de azul de bromofenol-

Y se titula con disolución IN de NaOH (N_1) hasta color-violeta (cc de NaOH gastados = M)

5.-Matraz B.- Se adicionan 12 gotas de fenolftaleína. Se titula con disolución IN de NaOH hasta color rosa. (cc de -NaOH gastados = P)

6.-Calculos:

$$P_2^{0}_5 = (P-M) \times N_1 \times 5.1054$$

Densidad a $60^{\circ}C$ (g/cc)

% $H_2^{0}_4 = (2M-P) \times N_1 \times 4.0866$

Densidad a $60^{\circ}C$ (g/cc)

2.2.1.2.3 DETERMINACION DE LA DENSIDAD g/ cc.-METODO RAPIDO DEL-HIDROMETRO.

Se toma una cantidad de muestra suficiente para llenar — una probeta transparente de 500 Cm³

Se transfiere la muestra a una probeta de 500 cm³, se - introduce el hidrómetro adecuado, sumergiéndolo hasta — el fondo varias veces para homogeneizar la muestra. Se - introduce un termómetro y cuando el hidrómetro llegue — al reposo libremente y la temperatura sea constante. Se- efectúan las lecturas del hidrómetro con rango desde — 1.0 hasta 1.8 y termómetro con rango desde —10 a 110°C y divisiones de 1 grado a la más apróximada división de — escala.

La densidad relativa de la solución de ácido fosfórico a una temperatura específica está dada por las lecturas del hidrómetro y termómetro.

2.2.2 AGUA AMONTACAL.

Se denomina agua amoniacal al producto de la disolucióndel amoniaco anhidro en agua.

Por tal razón al agua amoniacal únicamente se le verificarán las siguientes sustancias:

% Nitrogeno (como N) g/cc Densidad.

2.2.2.1 DISCUSION INDIVIDUAL DE LOS PARLA TROS A CONSIDERAR. 2.2.2.1.1 NITROGENO TOTAL (N)

Es una determinación esencial, necesaria para establecerla calidad de la materia prima y la formación del produc to.

2.2.2.1.2 DENSIDAD RELATIVA (g/cc)

Es un parámetro de control, que sirve para efectuar la - conversión de masa a volúmen en la formulación del pro - ducto y conocer en forma rápida su concentración.

2.2.2.2 METODOS DE ANALISIS.

Las especificaciones antes citadas para el agua amonia - cal, pueden ser evaluadas por medio de los siguientes métodos de muestreo y análisis.

2.2.2.1 MUESTREO, MUESTRAS Y FRECUENCIAS DE ANALISIS. 2.2.2.2.1.1

El agua amoniacal se produce en una planta anexa y se --almacena en tanques, de los cuales se suministra a la -planta de fertilizantes líquidos.

Cada vez que se vaya a producir una fórmula de fertili zante líquido donde la capacidad de las plantas existentes en México es generalmente de 4 toneladas/hora, (cadanoche) se deberá proceder al muestreo de la misma. Te niendo precaución en el equipo de seguridad convenientey observar las medidas y procedimientos de seguridad más
apropiados para evitar quemaduras.

2.2.2.2 DETERMINACION DE LA CONCENTRACION DE ALONIACO. - METO DO VOLUMETRICO.

Pesar 2cc de la muestra de análisis. a la que llamaremos Mo.

Se pesa un matraz erlenmeyer, conteniendo 50 cc de disolución de ácido sulfúrico 0.5 N (V_1) .

Se agregan 2 cc de muestra, con pipeta, se tapa inmediata mente el matraz y se pesa nuevamente, para saber el peso de muestra.

Se agregan 3 gotas de rojo de metilo. Se títula el - exceso de ácido con solución de hidróxido de sodio 0.25N (V_2)

El contenido de amoniaco en la muestra, se calcula con - la siguiente expresión:

$$\% \text{ NH}_{3} = (V_{1} - V_{2}) \times 0.515 \times 100$$

ш°

2.2.2.3 DETERMINACION DE LA DENSIDAD.-METODO RAPIDO DEL HIDRO METRO.

Tomar una cantidad de muestra suficiente y segui como se indica en 2.2.1.2.3

2.2.3 CLORURO DE POTASIO.

El cloruro de potasio es el portador de K₂O por lo que - unicamente se verificará la siguiente especificación:

2.2.3.1 DISCUJION INDIVIDUAL DE LOS PARAMETROS A CON JI CRAR: 2.2.3.1.1 P O T A S I O. (k₂O)

Determinación esencial para poder efectuar una muna -formulación y establecer la calidad de la materia primu.

2.2.3.2 MLTODOS DE ANALISIS.

La especificación para el cloruro de potasio, puede ser - evaluada por medio del siguiente método de muestreo y -- análisis.

2.2.3.2.1 MULSTREO, MUESTRAS Y FRANKINGTA DE ANALISIS.

2.2.3.2.1.1

- El clorura de potesio se recibe en carros de ferrocarril y se Transporte hasta una bodega, de donde se toma y se alimenta al mezclador por medio de un elevador de canjilones, — donde se introduce un recipiente y se va tomando muestra — de todo el embarque conforme va pasando en el elevador decanjilones; en forma contínua y uniforme. Una vez terminado de pasar todo el cloruro de potasio se homogeniza y se ob— tiene esí una muestra reducida representativa. Las muestras para análisis se tomarán mediante cuarteo de la muestra reducida representativa.
- 2.2.3.2.2. DETERMINACION DE % K₂D TOTAL.- METODO VOLUMETRICO.

 Pesar una porción de análisis, a la que llamaremos Mo, y -
 transferirla a un vaso de precipitados, agregar 125cc de -
 agua, 50cc de disolución de oxaleto de amonio al 4%, llevar

 a ebullición 30 min y enfriar.

Agregar 3 gotas de indicador de bromocresol púrpura (188 mg en 188 ce de alcohol etílico) y disolución de hidróxido de-amonio (1+1), hasta el vire del indicador.

Filtrar, lavar el precipitado con agua, recibiendo en un matraz volumétrico de 250 cc, aforar y homogenizar.

Tomar una alícuota de 15 cc, transferirla a un matraz volumétrico de 100 cc, agragar 2 cc de hidróxido de sodio al --20 % y 5 cc de formaldeido al 37-39 %.

Agregar l cc de disclución de tetrafenilborato de sodio por cada unidad de porciento de K_2O que se suponga contiene la muestra, mas un exceso adicional de 8 cc $\{V_3\}$, llevar hasta la marca con agua, homogenizar y dejar reposar 10 minutos.

Filtrar, recibiendo en un matraz erlenmeyer de 125 cc. To--mar 50 cc y transferirlos a un matraz erlenmeyer.

Agregar 8 gotas de amarillo clayton, titulor con bromuro de hexadeciltri etil amonio hasta el vire y anotar - (V_A) el volúmen gastado.

CALCULOS:

$$\% K_2^0 = \frac{(V_3 - V_4) \times \text{med} \times N}{M_{0}} \times 100$$

Solución de tetrafenilborato de sodio.-Pesar 12 g y di - solverlos en 800 cc de agua, agregar 25 g de hidróxido - de aluminio y agitar, filtrar y recibir en un matraz volumétrico de 1000 cc agregar 2 cc de hidróxido de sodio-al 20%, aforar y homogeneizar.

2.-Solución de hexadeciltrimetil-emonio.-Disolver 50 cc al 12.8% en un litro de agua.

- 2.3 CONTROL QUILICO DEL PROCESO.
- 2.3.1 TECRIA DEL PROCE .

Todo el proceso elaboración se lle a a c o en medio acuoso en donde el suministro de agua t en rígenes - el ácido fosfórico, el agua amoniacal y agua fresca para-ajustar la solución fertilizante a la concentración de - seada.

El orden de adición más recomendable es aña primelo - el agua, después los sólidos y finalmente a a ir simul - táneamente el áci fosfórico y el agua al acolizato - requerirá controlar por separado el peso e estos dos -- últimos ingredi ntes.

In caso de que no se requiera invertir en u o para la dosificación del fosfórico y el amoniaco e recomien
da el siguiente or en de adición. Pesar to el tala que reactor añadiendo primero el agua, des al cloruro de potasio o urea, el gua amoniacal, y p r último el ácido fosfórico.

La segunda alternativa es realizar l neutromilación del

ácido fosfórico en el mismo reactor donde se a ad rán -los otros componentes para obtener una fórmula dada. En este caso se aprovecha el calor de reacción para disolver
los componentes sólidos.

2.3.1.1 REACCIONES.

Aún cuando el único compuesto que se produce es el fosfato de amonio, varias son las reacciones que se lleva cabo Las impurezas del ácido fosfórico también dan lugar a ciertas reacciones secundarias sin importancia para o que siempre es necesario tener en consideración por los efectos adversos que pudieran llegar a causar. Las importancia para frecuentes del ácido fosfórico son: el ácido su fúrico libre, el sulfato de calcio o yeso y las sal s de hierroy aluminio.

2.3.1.1.1 LAS REACCIONES MAS IMPORTAN EL D' NEU PET CION O-AMONATACION DEL ACIDO FOSFORICO V:

$$NH_3 + H_3PO_4 ---- NH_4 H_2PO_4 + al$$

2 $NH_3 + H_3PO_4 ---- (NH_4)_2 + calo$

- 2.3.1.1.2 LAS REACCIONES SECUID.RIAS DE AJONATA I 1 50 10
 - a) La neutralización del ácido sulfúr: . $2 \text{ NH}_3 + \text{H}_2\text{SO}_4 ---- (\text{NH})_2\text{SO}_4 + c$
 - b) Las reversiones de los fosfatos de amoni debidas a la presencia del calcio

$$^{NH}_3 + ^{NH}_4 + ^{H}_2 + ^{PO}_4 + ^{CaSO}_4 ---- ^{Ca}_3 + ^{PO}_4 + ^{CaSO}_4 ---- ^{Ca}_3 + ^{PO}_4 + ^{CaSO}_4 ---- ^{Ca}_3 + ^{PO}_4 + ^{CaSO}_4 ---- ^{CaHP})_2 + ^{SO}_4$$

2.3.2 DESCRIPCION DEL PROCESO.

Las materias primas utilizadas en el proces s 'amoniaco anhioro (.H3), ácido fosfórico y cloruro de po sio i la fórmu a lo requiere.

Las capacidades de producción normales de estas plantasson:15, 20, 30 y 40 y/h, todas tienen un proceso similar pudiendo variar los caudales, las dimensiones y los --equipos, pero no las operaciones básicas.

El ácido fosfórico se lleva a la temperatura óptima de - reacción en un calentador que utilice vapor.

El amoniaco en fase gaseosa, se recalienta con vapor has ta la temperatura óptima de reacción.

A la temperatura adecuada, el ácido fosfórico pasa a unreactor donde es neutralizado con el agua amoniacal, elproducto es enfriado por medio de contacto directo de aire y evaporación de agua.

REACCION.

El ácido fosfórico y el amoniaco reaccionan y f rman fosfato monoamonio y fosfato diamonio.

INPLIALIZATO DEL PRODUCTO.

Como la temperatura a que sale el produc no es apropia da para que se almacene, es necesario enf iarla por me - dio de contacto directo de aire y evaporación de gua.

La cantidad de agua evaporada durante el proceso es de terminada por la temperatura ambiente y por el régimen de producción.

TECHICA DE OPERACION.

En una cantidad de producto terminado, los medidores deagua, ácido y agua amoniacal deben ajustarse a la corriente deseada.

El control de calidad es ajustable a través de medidores de gravedad específica y pH ejemplo: Para bajar la grave dad específica, aumenta la cantidad de agua al productoterminado y viceversa.

La temperatura del producto terminado que va a almacenamiento debe ser aproximadamente de 140° F o 60°C.

2.3.3 CONTROL DEL PROCESO.

Dentro del control químico del proceso tenemos: el control de la relación molar, las limitaciones en la fabricación de fertilizantes liquidos, control de flujo de las materias primas, y el programa de análicis.

2.3.3.1 CONTROL DE LA RELACION MOLAR.

La relación molar precisa el número de moles de amoniaco que intervienen en la reacción de neutralización del
ácido fosfórico. En el caso de los fertilizantes liquidos, la maturaleza intermitente del proceso ondiciona al operador a controlar la relación molar un mente -en el producto terminado.

Aún cuando todas las impurezas de las m nas - se reflejan en la calidad del producto f l'antenido de ácido sulfúrico en el cado fo se usa es de importancia fundamen al porque no a -blemente la relación molar AH3/H3PO4 en cuato, en virtud de que parte del amonisco presente en el agua
amoniacal, reaccionará con el ácido sulfúlico contenido
en el ácido fosfórico.

La relación molar 1 nos indica que de un. ... d amonia co y una mol de fosfórico se obtiene una mol de "AP o - fosfato monoamónico.

El límite de la reacción amoniaco fosfórico, se da conuna relación molar 2, que se cumple cuando 2 moles de amoniaco reaccionan con una mol de fosfórico para formaz se DAP o fosfato diamónico.

$$2 \text{ NH}_3 + \text{H}_3 \text{ PO}_4 ----- (\text{NH}_4)_2 \text{ H PO}_4$$

2.3.3.2 LIMITACIONES EN LA FABRICACION DE FERTILIZANTES LI QUIDOS.

2.3.3.2.1

Bajo ninguna circunstancia se deberán almacenar fórmulas a base de cloruro de potasio o cualquier otrocloruro porque son altamente corrosivos. Este tipo de fórmulas deberá ser distribuído para su venta, — inmediatamente después de fabricado.

2.3.3.2.2

Tomando en cuenta la eficiencia de amoniaco, nunca - deberán fabricarse fórmulas en las que la aportación- de nitrógeno, en forma de amoniaco, se haga con mas de l kilogramo de nitrógeno por cada 3 kilogramos de -- pentóxido de fósforo.

La razón de lo anterior, puede deducirse fácilmente de las reacciones estequiométricas entre el anoniaco y el ácido fosfórico:

a)
$$NH_3 + H_3PO_4 - - - NH_4H_2PO_4$$

Que referidos a sus pesos moleculares expresados en - kilogramos son:

$$17 + 98 = 115$$

b)
$$2 \text{ NH}_3 + \text{H}_3 \text{PO}_4 ---- (\text{NH}_4)_2 \text{ HPO}_4$$

Que referido a sus pesos moleculares expresados en -- kilogramos son:

$$34 + 98 = 132$$

De lo anterior se deduce que el máximo grado al que se puede amonatar el ácido fosfórico está representado - por la ecuación (b) en la que se necesitan únic mente 34 Kg de amoniaco por cada 98 Kg de fosfórico, que - referidos a relación H₃PO₄/NH₃ equivale a 2.88 Kg de-ácido fosfórico por cada Kg de amoniaco.

Como no es recomendable trabajar en un punto críticoy con el objeto de asegurar la fijación total del ano niaco, se trabaja con un ligero exceso de ácido fosfó rico. 2.3.3.2.3 Antes de programar la fabricación de una fórmula sedebe determinar cuál es la máxima cantidad de amonia
co que se puede utilizar en base al P₂0₅ requeridospara, en caso necesario, completar la formulación —
con urea o nitrato de amonio.

EJEMPLO A.- Se requieren fabricar 1000 Kg de fórmula 3.5 -3-3 ¿Qué cantidad de Nitrógeno debe agregarse - como amoniaco?

La demanda de nutrimentos es:

 $3.5 \times 10 = 35 \text{ Kg de N}$

3 x 10 = 30 Kg de P_2O_5

 $3 \times 10 = 30 \text{ Kg de K}_2^2 0$

La cantidad de nitrógeno que podrá aportarse, en forma de agua amoniacal será:

$$\frac{\text{30 Kg de P}_2\text{O}_5}{\text{3 Kg de P}_2\text{O}_5} = \text{10 Kg de N}$$

$$\frac{\text{Kg de P}_2\text{O}_5}{\text{Kg de N}}$$

10 Kg de N se aportará en forma de agua allomacal, - como la fórmula requiere 35 Kg de Nitrógeno, los 25-Kg restantes se deben aplicar en forma de nitrato de amonio o de urea.

2.3.3.3 CONTROL DE FLUJO DE LAS MATERIAS FRILAS

Una planta está equipada con un sistema para medirla velocidad de flujo de las materias líquidas constituído por un cronómetro, un contador, luces y unselector.

Se ajusta el cronómetro de manera que indique un -cierto tiempo y se acciona el disparador del selector
el contador, registrará el número de galones que pasan en el tiempo seleccionado. Dividiendo los galones
entre el tiempo, en minutos se tendrá la velocidad -de flujo.

2.3.3.4 FROGRALA DU ANALISIS.

Las técnicas de la determinaciones analíticas que se deberán realizar para el control de operación, están basadas en procedimientos sencillos y rápidos que permiten conocer en forma muy aproximada la composición de las materias primas y el producto.

Los métodos para el control de operación son los si guientes:

2.3.3.4.1 ACIDO FOSFORICO.

Determinación

Fósforo total. Acido sulfúrico libre.

Densidad relativa.

Método.

Método de doble titulación Método de doble titulación Método répido de hidrómetro.

2.3.3.4.2 AGUA AMONIACAL.

Determinación

Método.

Concentración de amoniaco. Método volumetrico. Densidad relativa.

Método rápido del hidrómetro.

2.3.3.4.3 FERTILIZANTES LIQUIDOS.

Determinación

Método.

Relación molar NH3/H3PO4

Método rápido de doble titu lación.

Nitrógeno total y fósforo total.

Método rápido de doble titu lación.

Densidad relativa.

Método de hidrómetro.

Ηq

Varilla de pH (perel indica dor)

2.4 CONTROL CUINICO DEL PRODUCTO TELLINADO.

Un fertilizante liquido es un fluido en el cual los nutrientes están en solución verdegera.

Actualmente no existe Norma Oficial Lexicana para fer tilizantes líquidos, sin embargo el cliente sie pre desea saber si el producto que va a recibir satilface

las especificaciones por las que va a pagar y como normacasi siempre se pide el reporte de:

> % N % P₂O₅ % K₂O pH Densided.

2.4.1 DISCUSION INDIVIDUAL DE LOS PARAMETROS A CONSIDERAR.

2.4.1.1 NITROGENO (NH, o N)

Para garantizar el contenido exacto de la formulación, ya que por ser un nutriente primario e importante a las — plantas su contenido en la fórmula requerida está en relación directa con el precio.

2.4.1.2 FOSFORO (P205)

Otro de los mutrientes esenciales para la rida de las plantas, por lo que verificar el contenido emacto de laformulación obtenida es un requisito indispendo ble comogarantía del producto.

2.4.1.3 POTAJIO (K₂0)

Nutriente primario también, si la fórmula obtenida lo con tiene, esta determinación es esencial para poder garantizarla.

2.4.1.4 pH

Esta determinación es esencial, ya que el ¬r . +o obtenido debe ser neutro, para que se efectúe su aplicacióna cualquier tipo de suelo.

2.4.1.5 DENSIDAD.

Este parámetro es una medida rápida para dar más o menos una idea de la concentración de sólidos en suspensión, y así corroborar que no se tengan problemas en su manejo.

2.4.2 <u>METODOS DE ANALISIS</u>.

Las especificaciones antes citadas para el ácido fosfórico pueden ser evaluadas por medio de los siguientes métodos de muestreo y análisis.

2.4.2.1.MUESTREO, MUESTRAS Y FRECUENCIA DE ANALISIS.

2.4.2.1.1

Las muestras se toman cada vez que va a salir una formulación o bache, tiene una duración de 1 hora aproximadamente.

- 2.4.2.2 Determinación de la relación molar NH₃/ H₃PO₄,N y P₂O₅ de doble titulación.
 - 1.-Se llena una probeta de 500 ce con muestra.
 - 2.—Se introduce un densímetro y un termómetro. Cuando latemperatura se estabilice, se efectuán las lecturas de densidad (g/cc) y temperatura al mismo tierro.
 - 3.-Tomar una alícuota de 20 cc a un matraz volumétrico de 250 cc aforar y homogeneizar.
 - 4.-Filtrar y tomar 20 cc a un matraz erlenmeyer.
 - 5.-Je adicionan 5 gotas de fenolftaleina y se titula con disolución 0.5 N de NaOH (N₁)hasta el vire del indica dor (cc de NaOH gastados = B).
 - 6.-Jobre la misma muestra se adicionan 6 gotas de verdebromocresol y se titula con disolución 0.5 N de HCl--(N₂) hasta el vire del indicador (ccde HCl gastados -=A)
 - 7.-Calculos:

$$^{\text{AP}_2\text{O}_5} = \frac{\text{AxN}_2 \times 4.4375}{\text{Densidad a Temp.Amb.}(g/cc)}$$

- 2.4.2.3 DETERNINACION DE POTASIO. METODO VOLUM_TRICO
- 2.4.2.4 DETERMINACION DE PH.PCTENCION_TRICO O PAPEL INDICADOR
- 2.4.2.5 DETERMINACION DE DENSIDAD.-METODO DEL HIDRO ETRO.

CAPITULO III FORMULACION.

3.1 GENERALIDADES.

Teniendo la certeza de que el análisis de las materias —— primas es correcto, la calidad del producto fundamentalmente radica en la correcta formulación.

Formulación es el procedimiento para calcular la cantidadde las materias primas necesarias para obtener la cantidad de fórmula líquida requerida con la concentración deseada.

Fórmula es el grado de fertilizante o sea el porcie to demutrimientos asimilables.

3.2 CALCULO DE FORMULACION.

Sirve para determinar las cantidades de las materias primas que se van a utilizar.

3.2.1 Para ilustrar el procedimiento de cálculo de las contida des de materias primas, se presenta un ejemplo y secuencia.

Ejemplo: Se desean producir 4500 Kg del fertilizan e líqui do 8-24-2. El análisis de las materias primas indica que el agua amoniacal contiene 18.9% de N y tiene una densidad de 0.950 Kg/l a la temperatura de almacenamiento, l ácidofosfórico contiene 52.5% de P₂O₅ y una densidad e l. 0 Kg/l a la temperatura de almacenamiento; el cloruro de pota sio contiene 61.0% de K₂O₅

Con los datos de nuestro ejemplo el inciso A quedaría n - la siguiente forma:

A .- CARACTERISTICAS DE LAS MATERIAS PRI AS.

MATERIAS PRILAS	%iV	^{/32} 2 ⁰ 5	%K ₂ 0	CI.
Agua amoniacal	(A)		0.950	
Acido fosfórico	_	52.5(B)	1.700	
Cloruro de potas:	io		61.0(C)	

- d Densidad de los materiales medida a la misma tempe ratura que la ue almacenamiento.
- 3.2.1.3 Procédase a llenar el número l que para nuestro ejemplo quedaría en la siguiente forma:

1.-BASES DE CALCULO.

Cantidad de producto (T): 4500 Kilogramos.

Formula programada: 8.0% N(a); 24.0% P205(b); 2.0% K2

Obsérvese que a cada uno de los valores anotados se leha asignado una letra (T) a la cantidad de producto:(a) al % N;(b) al % de P_2O_5 Y (c) al % de K_2O

3.2.1.4 Continuese con el numeral 2.

2. - DEL ANDA DE NUTRI ENTES.

Nitrógeno: T x a = 4500 x 0.08 = 360.0 Kg N (e) $\frac{100}{100}$

Pentóxido de fósforo: T x b; 4500 x 0.24 = 1080.0 Kg $P_2O_5(f)$

Oxido de potasio : T x c = 4500 x 0.02 = 90.0 Kg K_2^0 (g)

Debe tenerse cuidado de sustituír las letras por los - valores que realmente les corresponden.

3.-DE AIDA DE MATIRIAS PRIMAS.

I .- AGUA A .. ONIACAL.

(e)x100=360.0x100=1904.8 Kg de agua amoniacal.

A 18.9

Kg de agua amoniacal = $\frac{1904.8}{0.950 \times 3.785}$ = $\frac{529.7}{2000 \times 3.785}$ galones de agua-amoniacal.

II.-ACIDO FOLFORICO.

 $(f) \times 100 = 1080 \times 100 = 2057.1$ Kg de écido foctórico. B 52.5

 $\frac{\text{Kg de ácido fosfórico}}{d^{4}\text{B x3.785}} = \frac{2057.1 = 319.7}{1.700\text{x3.785}}$ Galones de Acido fosfórico.

III._CLORURO DE POTASIO.

(g)x100 =90.0x100=147.5 Kg de cloruro de potasio. C 61.0 IV.-A G U A.

T-Kg de agua amoniacal - Kg de ácido fosfórico - Kg decloruro de potasio = 4500 - 1904.8 - 2057.1 - 14.5 = 390.6 Kg de agua.

4.-VERIFICACION DE LOS CALCULOS.

Kg agua amoniacal x A = 1904.8 x 0.18 = 360.0 Kg de N Kg ácido fosfórico x B = 2057.1 x0.525 = 1080.0 F_5 de F_2O_5 100 Kg cloruro de potasio x C = 147.5 x 0.61 = 90.0 F_7 de F_2O_5

Con los detos del punto 4 procédase a llenar el cuadro B.- FORMULACION.

KATERIAS PRIMAS	Kg	Kg N	Kg P205	Kg K ₂ 0
Agua anoniacal	1904.8	360.0		
Acido fosfórico	2057.1		1080.0	
Cloruro de potas	io 147.5			90 0
Agua	390.6			
Totales	4500.0	360.0	1080.0	90.0

Hasta este momento se tienen los datos necesarios para programar los medidores de materias primas y proceder a fabricar la fórmula fertilizante.

CONCLUSIONES.

Llevar el control químico de un proceso de fabrica — ción a sus extremos, es sumamente riesgoso. La defi - ciencia fácilmente puede poner a un producto fuera — de competencia; el exceso en igual forma puede ponera un producto fuera del mercado, porque, puede afectar los costos de fabricación.

Es de vitel importancia para el correcto funcionamien to de una planta, que el operador conozca el equipo, estudie la forma en que están conectadas las tuberias y la ubicación de las válvulas y estudie cuidadosa — mente las instrucciones de operación.

El control químico no sólo abre exitosamente las --puertas de los usuarios a un producto, sino que ade más repercute en la mejor conservación de la instalación del fabricante y le ayuda a optimizar su proceso
de fabricación.

Si cada planta de fertilizantes líquidos adopta métodos bien estudiados, sencillos y exactos para el ——control químico de sus proceso; la calidad de los —fertilizantes líquidos será una aportación más para—incrementar su consumo en México ya que este tiene—la ventaja de ser un país que poseé la fuente de ma—terias primas para la fabricación de fertilizantes—líquidos.

BIBLIOGRAFIA.

- 1.-Liquid Fertilizer Manual de la National Fertilizer Solution Association. (NFSA)
- 2.-Official Publication No. 28 de la Asociatión of --American Plant Food Control Officials (AAPFCO).
- 3.-Official Methods of analysis of the Association of Official agricultural chemist.
- 4.—Snell, F.D & Ettre, Enciclopedia of Industrial Chemical Analysis, Interscience Publishers, Vol.17. —
 1973.
- 5.-Kirk- Othmer. Enciclopedia of Chemical Technology.-2a.edición. Interscience Publishers. Vol.19 y Vol. 16 1978.
- 6.-II Th Demonstration. New Developments in Fertilizer Technology clasification of liquid Fertilizer.
- 7.-Caracteristicas generales y preparación de "Fertilizantes Liquidos "Neila, J. J. Ingenieria Juímica, -Vol. 10 Septiembre 1978.

	SIDAD AUTONOMA DE AN LUIS POTOSI
BIBLIOTECA CI	encias quimicas.
colocacion Q	1980 R47c
AUTOR REY	CES REYES GENOVEVA HILDA.
TITULO COL	NTROLO QUIMICO EN LA FABRICA
DEPARTAMENT	BLIOTECA C.Q.
FECHA DE VENCIMIENTO	NOMBRE DEL SOLICITANT

200

-



FRANCISCO ZARCO NO, 128 COL. ALAMITOS SAN LUIS POTOSI. S. L. P. TEL. 2-17-91